

อภินันทนาการ
รายงานฉบับสมบูรณ์



สำนักหอสมุด

คาร์บอนฟุตปรินต์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของ Carbon Footprint for Energy and Environment Management in Sugar Industry

โดย
ดร.ฉันทนา พันธุ์เหล็ก หัวหน้าโครงการ
ผศ.ดร.สมชาย มณีวรรณ์ ผู้ร่วมวิจัย
นายประมวล บุนปัน ผู้ร่วมวิจัย
นายเอกวิทย์ ไยดี ผู้ร่วมวิจัย

สำนักหอสมุด มหาวิทยาลัยแม่ฟ้า	
วันเดือนปี พ.ศ.....	๓๑.๓.๒๕๕๘
เลขที่券	๖๙๒๔๖๖๓
เวลาที่ใช้ในการตั้งปีพ.ศ.	

สนับสนุนทุนโดยงบประมาณแผ่นดิน มหาวิทยาลัยแม่ฟ้า

ปีงบประมาณ 2557

กิตติกรรมประกาศ

การศึกษาวิจัยนี้ สำเร็จลุล่วงไปได้ด้วยดี ผู้วิจัยขอขอบพระคุณ กองทุนงบประมาณแผ่นดิน
มหาวิทยาลัยนเรศวร ปีงบประมาณ 2557 บริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จำกัด ที่สนับสนุน
ทางด้านงบประมาณในการศึกษาวิจัย และให้ข้อมูล สถานที่ในการทดลองในการวิจัยในครั้งนี้



ชื่อเรื่อง	かる์บอนฟุตพริ้นท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงาน และสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล
คำสำคัญ	อ้อย น้ำตาลทรายดิบ かる์บอนฟุตพริ้นท์ และ การประเมินวัฏจักรชีวิต

บทคัดย่อ

วัตถุประสงค์ของการวิจัยนี้ เพื่อประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาลของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ โดยประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และน้ำตาลทรายดิบ J-spec โดยพิจารณาแบบ B2B ตั้งแต่กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ กระบวนการผลิตและกระบวนการขนส่ง และประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม ใช้โปรแกรม Simapro Version 7.2 ด้วยวิธี Eco-indicator 95 เพื่อวิเคราะห์ผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น

จากการศึกษาพบว่า การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ มีค่าสี 1001-2000 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 98.50-99.50 °Z ปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมามehr กัน 0.259 kgCO₂e/kg ส่วนของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ J-spec มีค่าสี 2001-3800 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 97.30-98.0 °Z มีปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยทั้งหมด mehr กัน 0.312 kgCO₂e และจากการวิเคราะห์ค่าผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมแบบ Single Score นั้นพบว่าผลกระทบที่เกิดมากขึ้นมากที่สุด คือกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ กระบวนการขนส่งวัตถุดิบจากไร่ถึงโรงงาน และกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ตามลำดับเนื่องจาก กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบที่มีผลกระทบมาจากการเผาไหม้จากการใช้คนงานตัดอ้อย เป็นเพราะการใช้เครื่องจักรในการตัดอ้อยยังมีไม่เพียงพอ แต่ในอนาคตคาดการณ์ว่าจะมีการใช้เครื่องจักร 100% จากนั้นทำการวิเคราะห์ความเหมาะสมสำหรับมาตรการและความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ โดยวิเคราะห์ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period: PBP) มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) และอัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR) ตามลำดับ

จากการประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์ของกระบวนการผลิตน้ำตาลเพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล ทำให้ทราบค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol น้ำตาลทรายดิบ J-spec และยังทราบถึงมาตรการการประหยัดพลังงาน เพื่อให้ตระหนักรถึงความสำคัญทางด้านสิ่งแวดล้อมและการใช้ทรัพยากรให้คุ้มค่า

Title	CARBON FOOTPRINT FOR ENERGY AND ENVIRONMENT MANAGEMENT IN SUGAR INDUSTRY
Keywords	sugar cane, raw sugar, carbon footprint and life-cycle assessment

ABSTRACT

The purpose of research was to estimate carbon footprint for energy and environment management in sugar industry of Thai Identity Sugar, Uttaradit province, by estimating carbon footprint of Hi-pol and J-spec raw sugar products with considering in B2B form from raw material making procession, manufacture procession and transport procession and estimating the environmental effects by Simapro Version 7.2 program with Eco-indicator 95 method to analyzing the occurring environmental effects.

The result showed that the greenhouse gas emissions of Hi-pol raw sugar producing procession of Thai Identity Sugar, the color evaluation was 1001-2000 ICUMSA, the sugar sweet evaluation was 98.50-99.50 °z, the quantity of the greenhouse gas emissions was 0.259 kgCO₂e/kg and the greenhouse gas emissions J-spec raw sugar products of Thai Identity Sugar, the color evaluation was 2001-3800ICUMSA, the sugar sweet evaluation was 97.30-98.0 °z, the quantity of the greenhouse gas emissions was 0.312 kgCO₂e, analyzed the environmental effect by Single Score showed that the order of the most effects was raw material making procession, raw material transport procession from farm to manufactory and raw sugar producing procession as raw material making procession that had the effect from cane burning by man who did cane cutting, so the cane cutting machine wasn't enough to use, but in the future the extrapolation will be one hundred percent to use the cane cutting machine and analyzed the appropriation for measure and the economic possibility of raw sugar producing procession by analysis payback period (Payback Period: PBP), net present value (Net Present Value: NPV) and internal rate of return (Internal Rate of Return: IRR) respectively.

The carbon footprint estimation of sugar producing procession for planning to manage energy and environment of sugar industry helped to know the greenhouse gas

emitting evaluation of the Hi-pol raw sugar production, J-spec raw sugar production and energy saving measure to be aware to importance of the environment and the worthily resource using.



สารบัญ

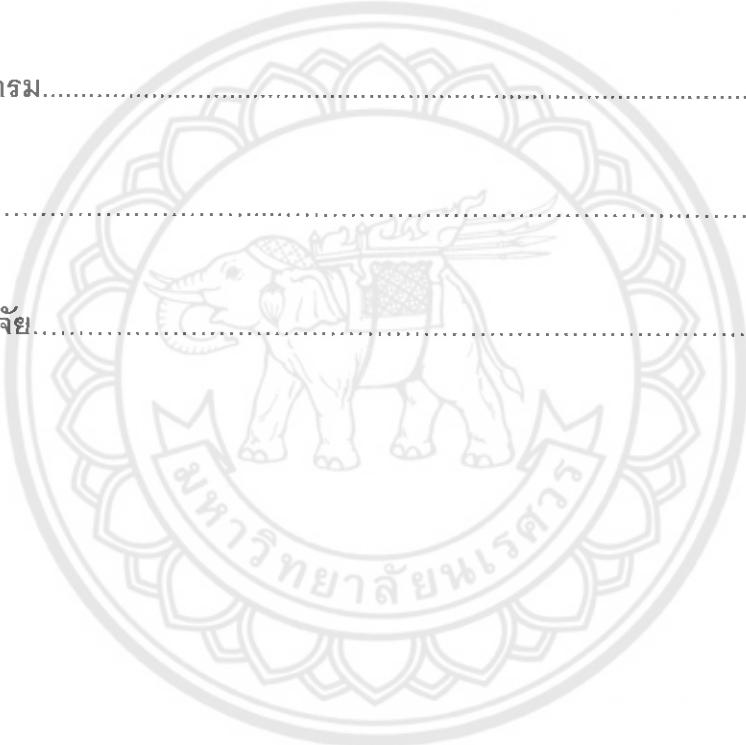
บทที่	หน้า
1 บทนำ.....	1
ที่มาและความสำคัญของปัญหา.....	1
วัตถุประสงค์ของการวิจัย.....	2
ขอบเขตการวิจัย.....	2
นิยามศัพท์เฉพาะ.....	4
แนวทางการดำเนินการวิจัย.....	4
ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	5
2 เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	6
อุดสาหกรรมอ้อยและน้ำตาล.....	6
พื้นที่ปลูกอ้อยของประเทศไทย.....	8
โรงงานน้ำตาลประเทศไทย.....	13
การปลูกอ้อย.....	15
กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	23
ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทราย.....	25
การประเมินวัฏจักรชีวิต Life Cycle Assessment	30
かる์บอนฟุตพรินท์ของผลิตภัณฑ์.....	36
การจัดทำมาตรฐานทางพัฒนา ตามมาตรฐาน ISO 50001.....	40
งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	42
3 วิธีดำเนินการวิจัย.....	47
อุดสาหกรรมผลิตน้ำตาล.....	47
ขอบเขตการวิจัย.....	47
วัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์.....	49
การเก็บข้อมูลแต่ละขั้นตอนในตลอดวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์เป้าหมาย.....	50

สารบัญ (ต่อ)

บทที่	หน้า
เครื่องมือที่ใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	54
ขั้นตอนการคำนวณค่าวัสดุบนฟูตพรีน์.....	60
วิธีการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์.....	66
4 ผลการวิจัย.....	68
สมดุลมวลสารทั้งหมดของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec	69
การจัดทำบัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ....	70
ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ.....	77
ผลของดัชนีพลังงาน (Specific Energy Consumption: SEC) ของ กระบวนการผลิตน้ำตาล.....	82
การคำนวณค่าวัสดุบนฟูตพรีน์ของกระบวนการต่างๆ ของน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol	85
กระบวนการขันสูง.....	90
การคำนวณค่าวัสดุบนฟูตพรีน์ของกระบวนการต่างๆ ของน้ำตาลทรายดิบ J-spec	101
การลงทุนการเก็บเกี่ยวผลผลิต.....	115
การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2.....	116
การจัดทำมาตราการทางพลังงานและการวิเคราะห์ทางด้าน เศรษฐศาสตร์.....	119
5 บทสรุป.....	128
การประเมินค่าวัสดุบนฟูตพรีน์ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี.....	128

สารบัญ (ต่อ)

บทที่	หน้า
การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อม (Environment Indicators).....	129
มาตรฐานด้านความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของกระบวนการผลิต น้ำตาล.....	129
ข้อเสนอแนะ.....	130
บรรณานุกรม.....	131
ภาคผนวก.....	136
ประวัติผู้วิจัย.....	153



สารบัญตาราง

ตาราง	หน้า
1 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินค่าวบอนฟุตพรีน์ท.....	3
2 ลักษณะของอ้อย.....	6
3 พื้นที่และผลผลิตอ้อยของประเทศไทย.....	8
4 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (รายภูมิภาค) ของประเทศไทย.....	9
5 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคเหนือ)	9
6 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคกลาง)	10
7 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ)....	10
8 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคตะวันออก).....	11
9 รายงานการผลิตอ้อยและน้ำตาลทรายปีการผลิต 2555/2556.....	12
10 โรงงานน้ำตาลตามภาคต่างๆ ของประเทศไทย.....	13
11 สมบัติน้ำตาลทรายสีขาว.....	26
12 สมบัติน้ำตาลทรายขาวธรรมชาติ.....	27
13 สมบัติน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์.....	27
14 โปรแกรมสำเร็จรูปสำหรับการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิต (LCA).....	35
15 ก้าวแรกในกระบวนการที่ถูกลดความภายใต้พิธีสารเกียโตและคำศักยภาพในการทำให้ โลกร้อน.....	38
16 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินค่าวบอนฟุตพรีน์ท.....	48
17 เครื่องมือที่ใช้ของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ.....	51
18 การเก็บข้อมูลตามมาตรฐานสากล ISO 14044.....	65
19 คุณสมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินค่าวบอนฟุตพรีน์ท.....	68
20 บัญชีรายรากทรัพย์ทางด้านสิ่งแวดล้อมของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ (อ้อย)	70
21 บัญชีรายรากทรัพย์ทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการที่บี เติมสารเคมี การทำไสของ น้ำอ้อย.....	71

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตาราง	หน้า
22 บัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการการต้ม เคี่ยว ปั่น.....	72
23 การปันส่วนผลิตภัณฑ์ ของบริษัทนำ้ตาลไทยเอกลักษณ์.....	77
24 ไฟฟ้าที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ที่ใช้ในการผลิตนำ้ตาลทรายดิบ.....	78
25 สัดส่วนการใช้ไอน้ำของกระบวนการผลิตนำ้ตาลทรายดิบ.....	80
26 ค่าความร้อนต่อหน่วย.....	82
27 สมบัติของนำ้ตาลทรายดิบ Hi-pol ที่ทำการประเมินค่ารับอนุญาตพิริ้นท์.....	85
28 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และพลังงานของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ.....	86
29 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และพลังงานของการผลิต.....	87
30 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และพลังงานของการผลิตนำ้ตาลทรายดิบ Hi-pol.....	88
31 การขันส่งการได้มาซึ่งวัตถุดิบอ้อย.....	90
32 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการขันส่งวัตถุดิบ จากไร่ อ้อย – โรงงานนำ้ตาล.....	92
33 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ จากโรงงานผู้ผลิต – โรงงานนำ้ตาล.....	94
34 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการขันส่งในกระบวนการผลิต นำ้ตาลทรายดิบ Hi-pol.....	98
35 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการขันส่งของกระบวนการบำบูรณ์รักษา ของการผลิตนำ้ตาลทรายดิบ Hi-pol.....	98
36 ผลกระทบของการคำนวณค่ารับอนุญาตพิริ้นท์ของการผลิตนำ้ตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทนำ้ตาลไทยเอกลักษณ์.....	99
37 สมบัติของนำ้ตาลทรายดิบ J-spec ที่ทำการประเมินค่ารับอนุญาตพิริ้นท์.....	101

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตาราง	หน้า
38 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และผลังงานของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ.....	102
39 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และผลังงานของการผลิต.....	103
40 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ สารเคมี ทรัพยากร และผลังงานของการผลิต.....	104
41 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบจากไฟช้อป – โรงงานน้ำตาลของน้ำตาลทรายดิบ J-spec.....	106
42 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบ จากโรงงานผู้ผลิต – โรงงานน้ำตาล.....	108
43 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบในกระบวนการผลิต น้ำตาลทรายดิบ J-spec.....	111
44 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัตถุดิบในกระบวนการบำบัดรักษา ในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec.....	111
45 ผลกระทบการคำนวนค่ารับคงพื้นที่พริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	112
46 การลงทุนการเก็บเกี่ยวผลผลิต.....	115
47 การประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2.....	116
48 การวิเคราะห์ผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ แบบ Single Score.....	118
49 ผลการประหยัดพลังปรับปรุงตามมาตรฐานการกากประเมินประหยัดไฟจากหม้อปั้น.....	122
50 สรุปผลการวิเคราะห์การประหยัดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของ กระบวนการปั้นน้ำตาล.....	123
51 ผลการประหยัดพลังปรับปรุงตามมาตรฐานการกากน้ำตาลเด่นเสียก้อนมาใช้ใหม่.....	124

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตาราง	หน้า
52 สรุปผลการวิเคราะห์มาตราการการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่.....	124
53 ผลการประยัดหลังปรับปรุงตามมาตราการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็น หลอดไฟ LED 18 W.....	126
54 สรุปผลการวิเคราะห์มาตราการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36W เป็นหลอดไฟ LED 18W.....	126



สารบัญภาพ

ภาพ	หน้า
1 บริโภคปลูกอ้อยของโลก.....	7
2 การไถ.....	17
3 การซักร่องอ้อย.....	18
4 การปลูกอ้อยด้วยเครื่องปลูกอ้อย.....	20
5 การปลูกอ้อยด้วยแรงงานคน.....	21
6 การตัดอ้อยด้วยรถตัดอ้อย.....	22
7 อ้อยที่ตัดจากรถตัดอ้อย.....	23
8 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาล.....	25
9 น้ำตาลทรายดิบ.....	25
10 น้ำตาลทรายสีขาว.....	26
11 น้ำตาลทรายขาวธรรมชาติ.....	27
12 น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์.....	28
13 ไมลัส.....	28
14 โรงงานผลิตethanol.....	29
15 โรงไฟฟ้าชีวมวล.....	30
16 ตัวอย่างปัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ....	36
17 คาร์บอนฟุตพ्रินท์ของผลิตภัณฑ์.....	38
18 ตัวอย่างผลกระทบของประเทศต่างๆ.....	40
19 แผนผังกระบวนการกากหรือเศษหัวใจ.....	50
20 แผนผังกระบวนการการได้มาซึ่งวัสดุดิบ.....	51
21 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	54
22 กระบวนการเตี่ยมอ้อย.....	55
23 กระบวนการทีบสกัดอ้อย.....	56
24 กระบวนการพรมน้ำอ้อย.....	57

สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพ	หน้า
25 ตะแกรงกรองน้ำอ้อยใส.....	57
26 หม้อต้ม.....	58
27 หม้อเคี่ยว.....	58
28 หม้อปั่น.....	59
29 แผนผังกระบวนการอาหารชนิดสูง.....	60
30 การประเมินวัสดุจักษ์ชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	69
31 แผนผังกระบวนการไดนาซีชีวัตถุดิบ.....	73
32 แผนผังกระบวนการขนส่งวัตถุดิบ.....	74
33 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	75
34 แผนผังกระบวนการประเมินค่ารับอนฟุตพริ้นท์ของน้ำตาลทรายดิบ.....	76
35 การป่นส่วนผลิตภัณฑ์ ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	77
36 ไฟฟ้าที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	79
37 แผนภูมิแสดงสัดส่วนการใช้โอน้ำของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	81
38 สัดส่วนการใช้โอน้ำของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	81
39 ผลของดัชนีพลังงานช่วง Milling.....	83
40 ผลของดัชนีพลังงานช่วง Raw Sugar.....	84
41 การขนส่งการไดนาซีชีวัตถุดิบอ้อย.....	91
42 กราฟแสดงค่ารับอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	100
43 กราฟเปรียบเทียบค่ารับอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของ อ้อยสด อ้อยเผา ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	101
44 กราฟแสดงค่ารับอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	113
45 กราฟแสดงค่ารับอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ค้ออยสด อ้อยเผา ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์.....	114

สารบัญภาพ (ต่อ)

ภาพ	หน้า
46 ภาพแสดงการเปลี่ยนเทียบการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการผลิต น้ำตาลทราย.....	115
47 การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2 ด้วยวิธี Eco- Indicator 95 ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 1kg.....	117
48 ผลการประเมินผลกระทบที่เกิดมากที่สุดที่ปลดปล่อยออกมานอกกระบวนการ ผลิตน้ำตาลทรายดิบ.....	119
49 ตำแหน่งการทำงานของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter.....	121



อักษรย่อ

Acidification	=	ฝันกรด (kgSO_2)
Activity data	=	ข้อมูลกิจกรรม (ปริมาณของวัสดุ พลังงาน)
C.C.S	=	หน่วยวัดความหวานของอ้อย
Carcinogens	=	สารก่อมะเร็ง(kgact.subst)
Emission factor	=	ค่าสัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของแต่ละกิจกรรม
Energy resources	=	การใช้พลังงาน (MJLHV)
Eutrophication	=	การเจริญเติบโตของพืช (kgPO_4)
Greenhouse	=	การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก (kgCO_2)
Heavy metals	=	โลหะหนัก(kgPb)
i	=	อัตราดอกเบี้ย (%)
I	=	เงินลงทุนต่อคนเริ่มมาตราชราฐ (บาท)
ICUMSA	=	ค่าสีของน้ำตาลตามมาตรฐานสากล
IRR	=	อัตราผลตอบแทนภายใน (%)
$\text{kgCO}_2\text{e/kg}$	=	ปริมาณการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก/kg
n	=	อายุการใช้งานเครื่องจักร (ปี)
NPV	=	มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (บาท)
Ozone layer	=	การทำลายชั้นบรรยากาศ (kgCFC11)
PBP	=	ระยะเวลาคืนทุน (ปี)
Pol	=	ค่าความหวานน้ำตาล ($^{\circ}\text{Z}$)
R_n	=	กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)
SEC	=	ต้นทุนการใช้พลังงานจำเพาะ
Smog	=	หมอกควัน (kgC_2H_4)

บทที่ 1

บทนำ

การขยายตัวของความต้องการสินค้าและบริการที่เพิ่มขึ้นเพื่อตอบสนองความต้องการของมนุษย์ส่งผลให้เกิดภาระทางด้านทรัพยากรและสิ่งแวดล้อมเพิ่มขึ้นอย่างต่อเนื่อง โดยเฉพาะภาคคุตสาหกรรม และขนส่ง ซึ่งเป็นภาคที่มีสัดส่วนการใช้ทรัพยากร และพลังงานมากที่สุดเพื่อผลิตสินค้าและบริการแก่ผู้บริโภค ปัจจุบันทั่วโลกมีการตระหนักรถึงปัญหาสิ่งแวดล้อมเพิ่มขึ้น โดยเฉพาะเรื่องของลักษณะการเปลี่ยนแปลงภูมิอากาศของโลก โดยมีทั้งหน่วยงาน ความร่วมมือต่าง ๆ ทั้งการส่งเสริม และกีดกัน หันด้านการค้าและบริการเกิดขึ้นพร้อม ๆ กัน ดังนั้นการตระหนักรับผิดชอบของผู้ผลิตและผู้บริโภคจึงเข้ามามีบทบาทในการกำหนดตำแหน่งทางการตลาด จึงมีการแสดงความรับผิดชอบในด้านสิ่งแวดล้อมอย่างต่อเนื่อง ฉลากสิ่งแวดล้อม ฉลากคาวบอน การวิเคราะห์การใช้พลังงานและทรัพยากรนั้นๆ เป็นต้น ซึ่งช่วยให้ผู้ซื้อสินค้าตัดสินใจในด้านของการซื้อรับผิดชอบสิ่งแวดล้อม ทั้งยังเป็นการพัฒนาไปสู่มาตรฐานอุตสาหกรรมสู่การเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม และอุตสาหกรรมสังคมอีกด้วยหนึ่ง

ที่มาและความสำคัญของปัญหา

ประเทศไทยมีอุตสาหกรรมน้ำตาลซึ่งทำรายได้ให้กับประเทศไทยด้านการส่งออกเป็นอันดับ 3 รองจากจีนและเยอรมนี แบ่งเป็นสัดส่วนเป็นการบริโภคภายในประเทศ 1,796,431.88 ตัน และส่งออก 6,468,145.41 ตัน คิดเป็นมูลค่า 1.22 แสนล้านบาท มีพื้นที่ในการเพาะปลูกอ้อย จำนวน 9.48 ล้านไร่ มีโรงงานผลิตน้ำตาลรวมทั้งสิ้น 47 โรงงานทั่วประเทศ [1] และในกระบวนการผลิตน้ำตาลเป็นกระบวนการหล่ายขั้นตอน และค่อนข้างซับซ้อนจึงส่งผลให้มีการใช้พลังงานและสารเคมีจำนวนมาก รวมถึง มีการปลดปล่อยของเสียที่ส่งผลต่อสภาพแวดล้อมสูงตามมาด้วย ซึ่งในปัจจุบันขอขอยกย่องการค้าที่การตระหนักรถึงเรื่องพลังงานและสิ่งแวดล้อมนี้ มีบทบาทเข้ามามีส่วนกีดกันด้านการค้า เช่น ฉลากสิ่งแวดล้อม หรือ ฉลากพลังงานเป็นต้น เพื่อบ่งบอกการพัฒนาผลิตภัณฑ์ที่เป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม ดังนั้นอุตสาหกรรมจึงต้องมีการแสดงผลและการรับรองทางด้านสิ่งแวดล้อมในการผลิตผลิตภัณฑ์ เพื่อให้สอดคล้องกับแนวทางเศรษฐกิจที่ให้ความสำคัญในด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมเพิ่มสูงขึ้น

การประเมินวัฏจักรชีวิต (Life Cycle Assessment: LCA) [2] เป็นแนวทางหนึ่งในการวิเคราะห์และประเมินค่าผลกระทบสิ่งแวดล้อมของผลิตภัณฑ์ตลอดช่วงชีวิต โดยระบุถึงปริมาณพลังงานและทรัพยากรหรือวัตถุดิบที่ใช้ รวมทั้งของเสียประเภทต่างๆ ที่ปล่อยออกสู่สิ่งแวดล้อม

ดังนั้น นักวิจัยจึงมีแนวคิดในการจัดทำกราฟวิเคราะห์かる์บอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลซึ่งได้ทำการประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ โดยทำการศึกษาวิเคราะห์และประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม มีหน่วยเป็น $\text{kg CO}_2\text{e/kg}$ น้ำตาลทรายดิบซึ่งทำการประเมินที่โรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี ระบุปริมาณการปลดปล่อยผลกระทบด้านสิ่งแวดล้อมในหน่วยเทียบเท่าかる์บอนคาร์บอนไดออกไซด์ ผ่านกราฟวิเคราะห์วัฏจักรชีวิตตลอดกระบวนการผลิตน้ำตาล ซึ่งจะจัดทำเป็นรายการผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมซึ่งสามารถตรวจสอบได้ และนำผลการศึกษามาวิเคราะห์แนวทางในจัดการกระบวนการผลิตให้มีการใช้พลังงานอย่างคุ้มค่าและเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อม

วัตถุประสงค์ของการวิจัย

งานวิจัยนี้ได้ทำการประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาลดิบโดยงานวิจัยนี้ได้ทำการศึกษาสามส่วนหลักๆ คือ

1. เพื่อจัดทำบัญชีรายการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลเพื่อใช้ในการวางแผนเพิ่มประสิทธิภาพในกระบวนการผลิต
2. วิเคราะห์วัฏจักรชีวิตและประเมินผลกระทบด้านสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล
3. วิเคราะห์かる์บอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาล

ขอบเขตการวิจัย

งานวิจัยนี้ได้ทำการประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์ประเมินวัฏจักรชีวิตผลิตภัณฑ์และยังได้จัดทำมาตรฐานทางพลังงานเพื่อปรับปรุงให้มีประสิทธิภาพในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ โดยมีขอบเขตการวิจัยดังนี้

1. การกำหนดเป้าหมายและขอบเขตของการศึกษา

เพื่อศึกษาผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้นตลอดวัฏจักรชีวิตและประเมินかる์บอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ โดยการคำนวณด้วยโปรแกรมสำเร็จรูป SimaPro Version 7.2 ตั้งแต่การได้มาวัตถุดิบกระบวนการผลิต การบรรจุผลิตภัณฑ์ รวมถึงการขนส่งตลอดกระบวนการ

2. การจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม

การจัดทำบัญชีรายการคือขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญและจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกรະหบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารเข้าและสารออกจากระบบของการผลิตน้ำตาลทรายดิบซึ่งได้แก่

1. ปริมาณการใช้พลังงานไฟฟ้าและเชื้อเพลิง เช่น น้ำมัน เป็นต้น
2. ปริมาณวัตถุดิบ วัสดุ และทรัพยากรต่างๆ
3. ปริมาณการใช้สารเคมี
4. ปริมาณของเสียประเภทต่างๆ ที่เกิดขึ้น

ฯลฯ

3. ขอบเขตของระบบ

วิธีการประเมินค่ารับอนุญาตพื้นที่ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ ประกอบด้วยกระบวนการผลิตที่ได้มาซึ่งวัตถุดิบกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบและการขนส่งสินค้า เป็นการประเมินแบบ Business-to-Business (B2B) เป็นการประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกตั้งแต่ขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การขนส่ง การผลิตจนถึงณ คลังสินค้า

ตาราง 1 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินค่ารับอนุญาตพื้นที่

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	POL ค่าความหวานน้ำตาล (%)	ความชื้น (%)
ทรายดิบ Hi-pol	1001-2000	98.50-99.50	≤ 1.0
ทรายดิบ J-spec	2001-3800	97.30-98.0	≤ 1.0

4. หน่วยการทำงาน (Functional unit)

ในการประเมินค่ารับอนุญาตพื้นที่ เป็นการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec ของโรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ซึ่งกำหนดให้เป็น $\text{kg CO}_2\text{e/kg}$ น้ำตาลทรายดิบซึ่งการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจะพิจารณาในส่วนของค่าวัสดุออกไซด์ (CO_2) มีเทน (CH_4) ในตัวสออกไซด์ (N_2O) ไฮโดรฟลูโอดิโคล์ (HFCs) เพอร์ฟลูโอดิโคล์ (PFCs) และชัลเฟอร์ไอกไซด์ (SF₆)

เพื่อจำแนกประเด็นปัญหาด้านพลังงานและผลกระทบสิ่งแวดล้อมของการผลิตน้ำตาลทราย โดยใช้โปรแกรม SimaPro 7.2 เพื่อให้ได้แนวทางในการลดผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น และได้ฐานข้อมูลการผลิตน้ำตาลทรายสำหรับใช้เป็นฐานข้อมูลการประเมินวัสดุจัดซื้อ

นิยามศัพท์เฉพาะ

1. Carbon Footprint หมายถึง คาร์บอนฟุตพรินท์
2. Life Cycle Assessment: LCA หมายถึง การประเมินวัสดุจัดซื้อผลิตภัณฑ์
3. Hi-pol Sugar หมายถึง น้ำตาลทรายดิบ ที่มีค่าสี 1001-2000 ICUMSA
4. J-spec Sugar หมายถึง น้ำตาลทรายดิบ ที่มีค่าสี 2001-3800 ICUMSA
5. ICUMSA หมายถึง หน่วยที่ใช้วัดค่าสีของน้ำตาลตามมาตรฐานสากล
6. Pol หมายถึง ค่าความหวานน้ำอ้อย

แนวทางการดำเนินการวิจัย

การประเมินคาร์บอนฟุตพรินท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล โดยมีแนวทางการดำเนินการวิจัย ดังนี้

- 1.ศึกษากระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec บริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์
2. ทำการเก็บรวบรวมข้อมูลการใช้พลังงาน วัตถุดิบ และของเสียที่ปลดปล่อยจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทราย ตามมาตรฐาน ISO 14044
3. จัดทำบัญชีรายการการใช้พลังงานและสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตอย่าง รวมถึงการขนส่งตลอดกระบวนการ
4. ทำการประเมินคาร์บอนฟุตพรินท์ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์
5. ทำการวิเคราะห์วัสดุจัดซื้อแบบ B2B ของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบจนถึงขั้นตอนการผลิตน้ำตาลทรายด้วยโปรแกรม SimaPro Version 7.2
6. จัดทำมาตรฐานทางด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อม ตามมาตรฐาน ISO 50001
7. ทำการวิเคราะห์ทางด้านเศรษฐศาสตร์

ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

การประเมินค่าวอนฟุตพริ้นท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านผลิตงานและสิงแวดล้อมของ
คุณสาหกรรมน้ำตาล เป็นการพัฒนากระบวนการผลิตและเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อมในกระบวนการ
ผลิตน้ำตาลรายดิบ จะเกิดประโยชน์ดังต่อไปนี้

1. ได้ปัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม และค่าวอนฟุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาล
2. ทราบผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมและแนวทางการแก้ไขปัญหาเพื่อรับปรุงให้เกิด
ประสิทธิภาพสูงสุดในคุณสาหกรรมน้ำตาล
3. มีข้อมูลพื้นฐานสำหรับเป็นแนวทางการประเมินค่าวอนฟุตพริ้นท์ของผลิตภัณฑ์
น้ำตาลชนิดอื่นๆ



บทที่ 2

เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

ประเทศไทยอยู่ในสุานะผู้ผลิตและผู้ส่งออกเป็นอันดับต้นของตลาดการส่งออกน้ำตาล และปัจจุบันมีการแข่งขันทางการตลาดสูงขึ้น ดังนั้นการบริหารจัดการอุตสาหกรรมอ้อย และน้ำตาลทราย จึงต้องมีการวิเคราะห์การใช้พลังงานให้เกิดความคุ้มค่าทางด้านพลังงานและวิเคราะห์ผลกระทบที่เกิดขึ้นจากการเปลี่ยนแปลงภูมิอากาศ ประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิต อ้อย ดังนั้นการวางแผนการประมงน้ำตาลจึงมีความสำคัญในการวิเคราะห์ผลกระทบต่างๆ ที่เกิดขึ้นในกระบวนการ

อุตสาหกรรมอ้อยและน้ำตาล

อ้อย เป็นพืชเศรษฐกิจที่สำคัญของประเทศไทย และสามารถปลูกได้เกือบทุกภาคของประเทศไทย ซึ่งเป็นวัตถุดิบหลักในการผลิตน้ำตาลและผลิตภัณฑ์อื่นๆ เพื่อปรุงอาหารในประเทศไทยและเป็นสินค้าส่งออกของประเทศไทย

ตาราง 2 ลักษณะของอ้อย

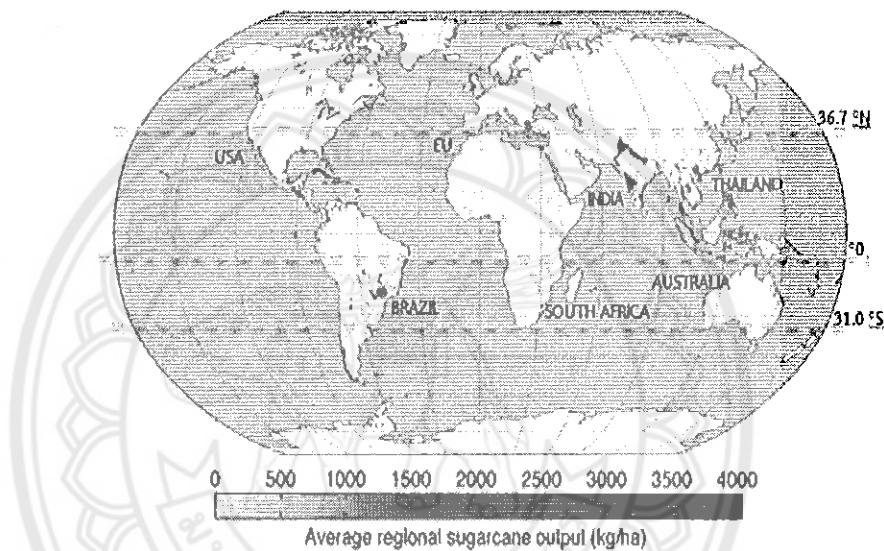
ชื่อไทย (Location Name)	อ้อย
ชื่อสามัญ (Common Name)	Sugar Cane
ชื่อวิทยาศาสตร์ (Scientific Name)	<i>Saccharum officinarum</i> Linn.
ชื่อวงศ์ (Family Name)	POACEAE

ลักษณะทางพฤกษาศาสตร์ [3]

อ้อยเป็นพืชไม้ล้มลุกสูงประมาณ 2 - 5 เมตร ซึ่งเป็นกอคำตันแข็งแรง ต้นมีลักษณะสีม่วงแดงถึงดำ มีไขสีขาวปุกคลุม ไม่แตกกิ่งก้าน ลำต้นกลมยาว เนื้อน้ำและปัลล่องชัดเจน มักมีรากอากาศอยู่ประป้ายใบเดียว ออกที่ข้อแบบเรียงสลับ และร่วงง่าย พับได้เฉพาะปลายยอด โดยมีกาบใบโอบหุ้มข้ออยู่ ใบรูปขอบขนาน แคบยาวเรียว มีขนสา กคายทั้งสองด้านของใบ แผ่นใบสีม่วงเข้ม มีไขสีขาวปุกคลุม ไม่แตกกิ่งก้าน กว้าง 2.5 - 5 เซนติเมตร ยาว 100 - 150 เซนติเมตร ปลายใบแหลมโคนใบหุ้มคำตัน กลางใบเป็นร่อง ขอบใบจะละเอียดและคม เส้นกลางใบใหญ่ เป็นสีขาวนีน

ตอกเป็นดอกซ่อใหญ่ ออกที่ปลายยอด ลำต้นจะออกดอกเมื่อแก่เต็มที่ ชื่อดอกตั้งยาว 40 - 80 เซนติเมตร ในช่วงนึงมีดอกย่อยสืบขาวครึ่ม จำนวนมาก และมีขนยาว เมื่อแก่จะมีผู้ปลายเมล็ดปลิว ตามลมได้ง่ายผลเป็นผลแห้ง ขนาดเล็ก จะออกเมื่อต้นแก่จัด

การผลิตอ้อยของโลกมีพื้นที่โดยรวม 20.42 ล้าน헥ตาร์ (127.62 ล้านไร่) พื้นที่ การเพาะปลูกส่วนใหญ่อยู่แถบเส้นศูนย์สูตร เขต้อนนี้ หรือใกล้เคียง รวมถึงประเทศไทยด้วย ซึ่งจะเห็นการกระจายตัวของพื้นที่ปลูกอ้อย ดังภาพ 1



ภาพ 1 บริเวณปลูกอ้อยของโลก [4]

พื้นที่การปลูกอ้อย ผลผลิต และผลผลิตตัน/ไร่ ของปีการปลูกอ้อย 2011 ของทั่วโลก มีดังต่อไปนี้ พื้นที่การปลูกอ้อยในปี ก.ศ. 2011 ทั้งหมดของโลกมีพื้นที่ 158,981,000 ไร่ ผลผลิต 1,794,359,000 ตัน และผลผลิตตัน/ตันที่ผลิตได้ 11.29 ตัน/ไร่ ซึ่งประเทศไทยอยู่ในอันดับที่ 4 ของโลก มีพื้นที่การปลูกอ้อยทั้งหมดของประเทศไทย ปีการปลูกอ้อย 2011 ทั้งหมด 7,870,000 ไร่ ผลผลิต 95,950,000 ตัน และผลผลิตตัน/ตันที่ผลิตได้ 12.19 ตัน/ไร่ ดังตาราง 3

ตาราง 3 พื้นที่และผลผลิตอ้อยของประเทศไทยต่าง ๆ [4]

Country	Areas (1,000 rais)			Product (1,000 ton)			Product Sugarcane (ton/rais)		
	2009	2010	2011	2009	2010	2011	2009	2010	2011
	Total world	148,869	147,903	158,981	1,687,027	1,694,505	1,794,359	11.33	11.46
Brazil	53,860	56,729	60,008	691,606	717,464	734,006	12.84	12.65	12.23
India	27,596	26,091	30,902	285,029	292,302	342,382	10.33	11.20	11.08
China	10,672	10,599	10,817	116,251	111,501	115,124	10.89	10.52	10.64
Thailand	6,023	6,310	7,870	66,816	68,808	95,950	11.09	10.90	12.19
Pakistan	6,434	5,893	6,173	50,045	49,373	55,309	7.78	8.38	8.96
Mexico	4,441	4,400	4,461	49,493	50,422	49,735	11.15	11.46	11.15
Philippines	2,525	2,218	2,748	32,500	34,000	34,000	12.87	15.33	12.37
USA	2,210	2,219	2,207	27,608	24,821	26,656	12.49	11.19	12.08
Australia	2,446	2,531	1,926	30,284	31,457	25,182	12.38	12.43	13.08
Argentina	21,056	2,188	2,188	25,580	25,000	25,000	11.87	11.43	11.43
Others	30,506	28,725	29,681	20,221	289,357	291,015	10.22	10.07	9.81

พื้นที่ปลูกอ้อยของประเทศไทย [4]

พื้นที่การเพาะปลูกอ้อยของประเทศไทยมีทั้งหมด 9,487,320 ไร่ ได้ผลผลิตอ้อยทั้งหมด 107,442,468 ตัน เฉลี่ยประมาณ 11.32 ตัน/ไร่ ซึ่งแบ่งพื้นที่ปลูกตามภูมิภาคได้ดังนี้ภาคเหนือ 10 จังหวัด มีพื้นที่ปลูกอ้อยทั้งหมด 2,164,085 ไร่ ภาคกลาง 12 จังหวัด มีพื้นที่ 2,903,408 ไร่ ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ 20 จังหวัด มีพื้นที่ 3,936,371 ไร่ ภาคตะวันออก 6 จังหวัด มีพื้นที่ 483,456 ไร่ ซึ่งในประเทศไทย พื้นที่ปลูกอ้อยส่วนใหญ่กระจายตัวอยู่ที่ภาคเหนือ ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ภาคตะวันออก และภาคกลาง ทั้งนี้สภาพการเพาะปลูกที่เหมาะสมชื่นชมอยู่กับสภาพภูมิประเทศ ภูมิอากาศ และปริมาณน้ำซึ่งมีพื้นที่แบ่งตามจังหวัดต่างๆ ดังตาราง 4 - 9

ตาราง 4 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (รายภูมิภาค) ของประเทศไทย

ภาค	พื้นที่ปลูกอ้อย (ไร่)	ปริมาณอ้อย ทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
เหนือ	2,164,085	25,043,715	11.57
กลาง	2,903,408	33,607,949	11.58
ตะวันออกเฉียงเหนือ	3,936,371	43,647,866	11.09
ตะวันออก	483,456	5,142,938	10.64
รวม	9,487,320	107,442,468	11.32

ตาราง 5 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคเหนือ)

ภาคเหนือ (จังหวัด)	พื้นที่ปลูกอ้อย (ไร่)	ปริมาณอ้อยทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
ลำปาง	28,763	284,467	9.89
แพร่	2,650	26,735	10.09
อุตรดิตถ์	89,777	1,052,182	11.72
สุโขทัย	226,692	2,618,293	11.55
ตาก	7,125	76,025	10.67
กำแพงเพชร	598,707	6,933,027	11.58
นครสวรรค์	679,877	7,852,579	11.55
พิษณุโลก	115,038	1,332,137	11.58
พิจิตร	62,927	733,105	11.65
เพชรบูรณ์	352,529	4,135,165	11.73
รวม	2,164,085	25,043,715	11.57

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย

ตาราง 6 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคกลาง)

ภาคกลาง (จังหวัด)	พื้นที่ปลูกอ้อย (ไร่)	ปริมาณอ้อยทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
อุทัยธานี	302,193	3,454,065	11.43
ชัยนาท	145,737	1,693,462	11.62
สิงห์บุรี	80,840	978,976	12.11
ลพบุรี	636,523	7,555,530	11.87
ศรีสะเกษ	129,667	1,515,806	11.69
อ่างทอง	19,158	232,191	12.12
สุพรรณบุรี	578,644	6,718,061	11.61
กาญจนบุรี	678,556	7,749,115	11.42
นครปฐม	83,248	953,184	11.45
ราชบุรี	163,458	1,794,765	10.98
เพชรบุรี	33,144	377,180	11.38
ประจวบฯ	52,240	585,614	11.21
รวม	2,903,408	33,607,949	11.58

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย

ตาราง 7 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ)

ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ (จังหวัด)	พื้นที่ปลูกอ้อย (ไร่)	ปริมาณอ้อยทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
เลย	144,342	1,638,286	11.35
หนองบัวลำภู	166,457	1,895,941	11.39
อุดรธานี	612,521	6,725,475	10.98
หนองคาย	9,799	112,390	11.47
บึงกาฬ	2,852	32,508	11.40
สกลนคร	65,808	725,207	11.02
นครพนม	7,235	80,665	11.15
ชัยภูมิ	527,261	6,037,141	11.45
ขอนแก่น	578,631	6,521,166	11.27

ตาราง 7 (ต่อ)

ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ (จังหวัด)	พื้นที่ป่าลูกอ้อด (ไร่)	ปริมาณอ้อยทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
มหาสารคาม	146,820	1,578,318	10.75
ร้อยเอ็ด	89,564	969,086	10.82
กาฬสินธุ์	312,928	3,426,563	10.95
มุกดาหาร	149,883	1,680,192	11.21
อำนาจเจริญ	30,767	335,054	10.89
ยโสธร	29,296	315,811	10.78
นครราชสีมา	640,508	6,968,731	10.88
บุรีรัมย์	188,946	2,095,410	11.09
สุรินทร์	200,172	2,173,868	10.86
ศรีสะเกษ	18,921	195,078	10.31
อุบลราชธานี	13,660	140,976	10.32
รวม	3,936,371	43,647,866	11.09

ตาราง 8 พื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตอ้อยปีการผลิต 2555/2556 (ภาคตะวันออก)

ภาคตะวันออก (จังหวัด)	พื้นที่ป่าลูกอ้อด (ไร่)	ปริมาณอ้อยทั้งหมด (ตัน)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)
ปราจีนบุรี	20,586	219,245	10.65
สระแก้ว	252,022	2,739,475	10.87
ฉะเชิงเทรา	55,072	592,020	10.75
ชลบุรี	134,199	1,379,567	10.28
ระยอง	6,692	65,714	9.82
จันทบุรี	14,885	146,917	9.87
รวม	483,456	5,142,938	10.64

ตาราง 9 รายงานการผลิตอ้อยและน้ำตาลทรายปีการผลิต 2555/2556 [5]

ภาค	ปริมาณอ้อยส่งโรงงาน (ตัน)			ปริมาณ น้ำตาลทราย (ตัน)	น้ำตาล ทรายต่อ ตันอ้อย (กก.)
	อ้อยสด	อ้อยไฟไหม้	รวม		
เหนือ	7,036,524.80	17,561,645.33	24,598,170.13	2,351,246.39	95.59
กลาง	9,309,499.32	21,189,075.51	30,498,574.83	2,929,052.15	96.04
ตะวันออก เฉียงเหนือ	16,908,815.17	23,310,981.41	40,219,796.580	4,314,941.77	107.28
ตะวันออก	954,806.37	3,731,166.95	4,685,973.32	432,520.89	92.30
รวมทั้งประเทศ	34,209,645.66	65,792,869.20	100,002,514.86	10,027,761.21	100.28

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย

คณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทรายได้กำหนดราคาอ้อยขั้นต้นปีการผลิต 2555/2556 ต้นละ 950 บาท ที่ 10 C.C.S บวกเงินข่วยเหลือค่าอ้อยขั้นต้น 160 บาท/ตัน ให้แก่ชาวไร่อ้อยในฤดู การผลิต ปี 2555/56 รวมเป็น 1,110 บาท สูงกว่าราคากาลังอ้อยขั้นสุดท้ายปี 2554/2555 ที่ราคายังคง 1,074.54 บาท ที่ 10 C.C.S และผลตอบแทนการผลิตและจำนวนน้ำตาลทราย ขั้นต้นฤดูกาลผลิต ปี 2555/2556 ราคายังคง 407.14 บาท ต่อตัน อ้อยส่วนผลตอบแทนการผลิตและจำนวนน้ำตาลทราย ขั้นต้นฤดูกาลผลิต ปี 2554/2555 ที่ต้นละ 460.52 บาท ต่อตัน อ้อยเป็นปัจจัยสำคัญที่ทำให้มี การเพาะปลูกอ้อยฤดูกาลผลิต 2555/2556 เพิ่มขึ้นกว่าปีที่ผ่านมา (ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการ อ้อยและน้ำตาลทราย)

โรงงานน้ำตาลประเทศไทย [6]

ปัจจุบันประเทศไทยมีโรงงานน้ำตาลทั้งหมด 47 โรงงาน ซึ่งตั้งอยู่ตามภูมิภาคต่างๆ ของประเทศไทย แบ่งเป็น ภาคเหนือ 9 โรงงาน ภาคกลาง 17 โรงงาน ภาคตะวันออก 5 โรงงาน และภาคตะวันออกเฉียงเหนือ 16 โรงงาน ดังตาราง 10

ตาราง 10 โรงงานน้ำตาลตามภาคต่างๆ ของประเทศไทย

ภาคเหนือ

โรงงาน	จังหวัด	กำลังการผลิตที่ได้รับอนุญาต (ตันอ้อย/วัน)
โรงงานน้ำตาลเชียงใหม่	เชียงใหม่	1,538
โรงงานน้ำตาลแม่วัง	ลำปาง	2,936
โรงงานน้ำตาลอุตรดิตถ์	อุตรดิตถ์	1,736
โรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์	อุตรดิตถ์	18,000
โรงงานน้ำตาลพิชณุโลก	พิษณุโลก	11,994
โรงงานน้ำตาลกำแพงเพชร	กำแพงเพชร	8,000
โรงงานน้ำตาลนครพนม	กำแพงเพชร	24,000
โรงงานน้ำตาลรวมผลอุตสาหกรรมนครสวรรค์	นครสวรรค์	8,800
โรงงานน้ำตาลเกษตรไทย	นครสวรรค์	40,000
โรงงานน้ำตาลไทยรุ่งเรืองอุตสาหกรรม	เพชรบูรณ์	24,000

ภาคกลาง

โรงงานน้ำตาลปราณบุรี	ปราณบุรี	7,000
โรงงานน้ำตาลราชบุรี	ราชบุรี	12,000
โรงงานน้ำตาลบ้านโป่ง	ราชบุรี	9,131
โรงงานน้ำตาลมิตรเกษตรฯ	กาญจนบุรี	11,890
โรงงานน้ำตาลไทยกาญจนบุรี	กาญจนบุรี	11,764
โรงงานน้ำตาลนิวกรุงไทย	กาญจนบุรี	8,385

ตาราง 10 (ต่อ)

ภาคกลาง (ต่อ)		จังหวัด	กำลังการผลิตที่ได้รับอนุญาต (ตันอ้อย/วัน)
โรงงาน			
โรงงานน้ำตาลท่ามวงกา	กาญจนบุรี	กาญจนบุรี	18,038
โรงงานน้ำตาลปะจานอุดสาหกรรม	กาญจนบุรี	กาญจนบุรี	9,131
โรงงานน้ำตาลไทยเพิ่มพูนอุดสาหกรรม	กาญจนบุรี	กาญจนบุรี	9,635
โรงงานน้ำตาลวังข้ายาย	กาญจนบุรี	กาญจนบุรี	15,453
โรงงานน้ำตาลอุดสาหกรรมสุพรรณบุรี	สุพรรณบุรี	สุพรรณบุรี	4,228
โรงงานน้ำตาลมิตรผล	สุพรรณบุรี	สุพรรณบุรี	21,511
โรงงานน้ำตาลอุดสาหกรรมคู่ทอง	สุพรรณบุรี	สุพรรณบุรี	17,731
โรงงานน้ำตาลสิงห์บุรี	สิงห์บุรี	สิงห์บุรี	9,131
โรงงานน้ำตาลสรงบุรี	สรงบุรี	สรงบุรี	22,970
โรงงานน้ำตาล ที.เอ็น.	ลพบุรี	ลพบุรี	18,000
ภาคตะวันออก			
โรงงานอุดสาหกรรมน้ำตาลชลบุรี	ชลบุรี	ชลบุรี	6,838
โรงงานน้ำตาลนิวกราวน์สันหลี	ชลบุรี	ชลบุรี	6,479
โรงงานน้ำตาลสหการน้ำตาลชลบุรี	ชลบุรี	ชลบุรี	4,051
โรงงานน้ำตาลตะวันออก	สระแก้ว	สระแก้ว	17,978
โรงงานน้ำตาลระยอง	ระยอง	ระยอง	2,560
ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ			
โรงงานน้ำตาลนรีรัมย์	นรีรัมย์	นรีรัมย์	12,000
โรงงานน้ำตาลสหเรือง	มุกดาหาร	มุกดาหาร	6,000
โรงงานน้ำตาลเกษตรผล	อุดรธานี	อุดรธานี	10,211
โรงงานน้ำตาลกุมภาปี	อุดรธานี	อุดรธานี	12,000
โรงงานน้ำตาลทรายขาวเริ่มอุดม	อุดรธานี	อุดรธานี	20,582
โรงงานอุดสาหกรรมน้ำตาลอีสาน	กาฬสินธุ์	กาฬสินธุ์	6,000

ตาราง 10 (ต่อ)

ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ (ต่อ)

โรงพยาบาล	จังหวัด	กำลังการผลิตที่ได้รับอนุญาต (ตันอ้อย/วัน)
โรงพยาบาลน้ำตกมิตรภาพสินธุ	กาฬสินธุ์	18,000
โรงพยาบาลน้ำตกขอนแก่น	ขอนแก่น	20,400
โรงพยาบาลน้ำตกภูเรียง	ขอนแก่น	15,162
โรงพยาบาลน้ำตกรวมเกษตรกรอุดสาหกรรม	ชัยภูมิ	18,000
โรงพยาบาลน้ำตกอุดสาหกรรมโคราช	นครราชสีมา	24,000
โรงพยาบาลน้ำตกราชสีมา	นครราชสีมา	36,000
โรงพยาบาลน้ำตก เอ็น.วาย.ซูการ์	นครราชสีมา	13,690

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตกทวาย

การปลูกอ้อย [7]

อ้อยเป็นพืชที่ปลูกง่าย สามารถทนทานต่อสภาพแวดล้อมที่แปรปรวน เช่น สภาพน้ำท่วม หรือแห้งแล้ง เป็นต้น การปลูกอ้อยเพียงเพื่อให้ขั้นน้ำทำได้ไม่ยากนัก แต่การปลูกเพื่อให้ได้ผลผลิต สูงและคุณภาพดีด้วยการทำได้ค่อนข้างยาก ผู้ปลูกจะต้องมีทักษะความรู้และเงินทุนอย่างพอเพียง

ถูกของการปลูกอ้อย

การเลือกเวลาปลูกที่เหมาะสมนับว่ามีความสำคัญมาก เพราะเวลาปลูกมีอิทธิพลต่อการเติบโต การดูแลรักษา การเจริญเติบโตและผลผลิต การปลูกอ้อยในประเทศไทยส่วนใหญ่อาศัยน้ำฝน ซึ่งแบ่งการปลูกอ้อยออกเป็น 2 พวก คือ

1. ปลูกต้นฝน ปลูกประมาณเดือนพฤษภาคม-กรกฎาคม ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับการเริ่มต้นของฤดูฝนซึ่งในภาคเหนือ ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ และภาคกลางส่วนมากนิยมปลูกในช่วงเวลาที่ การปลูกต้นฝนมักประสบกับปัญหาขาดพืช ทำให้ต้องเสียค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น ในขณะของการใช้น้ำ การปลูกต้นฝนไม่สามารถใช้น้ำฝนได้อย่างเต็มที่ เพราะในระยะ 1-3 เดือนแรก ซึ่งอ้อยยังเล็กอยู่นั้น ต้องการน้ำอย่างมากที่ตกลงมาส่วนมากเกินความต้องการของอ้อย จึงสูญเสียไปโดยเปล่าประโยชน์ พอก็จะระยะที่อ้อยต้องการน้ำมาก คือ เมื่ออายุ 4-8 เดือน กิโลกรัมที่ฝนจะหมดแล้ว ทำให้มีเวลา

ในการใช้น้ำสันมีการเจริญเติบโตน้อย และให้ผลผลิตต่ำเพราบ้างไม่พอ นอกจานี้การปลูกต้นฟันไม่สามารถตัดได้ตอนต้นถูกหีบ เพราะอ้อยยังไม่แก่ จึงต้องตัดตอนปลายถูกหีบ

2. ปลูกปลายฟัน ปลูกประมาณเดือนธันวาคม- กุมภาพันธ์ ช้าไว้ในภาคตะวันออก คือ ชลบุรีและระยอง ได้ทำการปลูกกันมานานแล้ว ส่วนชาวไช่ ในภาคอื่นๆ โดยเฉพาะภาคกลางกำลังให้ความสนใจเพิ่มขึ้นโดยลำดับ การปลูกปลายฟันมีข้อดี คือลดปัญหาหวัดพืช อ้อยได้ใช้น้ำฝนเต็มที่ และเมเวลาในการเจริญเติบโตนานกว่า จึงให้ผลผลิตสูงกว่าจากนั้น ยังสามารถตัดอ้อยได้ตั้งแต่ต้นถูกหีบอีกด้วย ข้อสำคัญในการปลูกปลายฟันนั้นจะต้องมีการเตรียมดินให้ดีกว่าการปลูกต้นฟัน

การเตรียมพื้นที่และการเตรียมดิน

1. การเตรียมพื้นที่ หมายถึงการทำให้พื้นที่อยู่ในสภาพที่จะใช้เครื่องมือทำไว้อ้อย ได้สะดวกพื้นที่ดังกล่าวอาจเป็นพื้นที่ป่า ที่รกร้างว่างเปล่า ที่เคยปลูกพืชอื่นมาก่อน หรือพื้นที่ชั่งปลูกอ้อยอยู่แล้ว วิธีการเตรียม เครื่องมือ แรงงาน และทุนดอนที่ต้องการใช้แตกต่างกันไปตามสภาพ

2. การปรับปรุงสมบัติของดิน ดินที่ปลูกอ้อยหรือพืชอื่นนอกจាតพืชตระกูลถัว ติดต่อกันมาเป็นเวลานาน มักจะมีความอุดมสมบูรณ์น้อยลงและสภาพทางกายภาพดินแปรลงด้วยการทำให้ผลผลิตพืชที่ปลูกต่ำลง วิธีที่จะปรับปรุงให้ดินดีขึ้นกระทำได้ด้วยการใส่ปุ๋ย โดยเฉพาะพากปุ๋ย อินทรีย์ต่างๆ หรือโดยวิธีปลูกพืชตระกูลถัวแล้วไก่ลงเป็นปุ๋ยพืชสด ปุ๋ยอินทรีย์ได้แก่ ปุ๋ยคอก ปุ๋ยหมัก หรือผลผลอยได้จากการโรงงานน้ำตาล ซึ่งได้แก่ กากตะกอนน้ำตาล (filter-cake) และชาบอ้อย (bagasse) เมื่อใส่สารอินทรีย์ดูแล่นน้ำลงดินจะช่วยทำให้ดินนั้นมีสมบัติทางเคมี ทางกายภาพ และทางชีวภาพดีขึ้น เป็นผลให้ผลผลิตอ้อยเพิ่มขึ้นด้วย ดังนั้นการใส่ปุ๋ยอินทรีย์จะจำเป็นอย่างมาก

3. การเตรียมดิน เนื่องจากอ้อยเป็นพืชอายุยืนและมีรากหยั่งลึกมาก และเมื่อปลูกครั้งหนึ่งแล้วสามารถตั้งต่อหรือเก็บเกี่ยวได้หลายครั้ง บริมาณผลผลิตที่ได้จากการเก็บเกี่ยวแต่ละครั้ง ตลอดจนความยาวนานของการใช้ต่อ นอกจานะจะชื่นชอบกับพืชและสภาพลมฟ้าอากาศแล้ว การเตรียมดินนับว่ามีบทบาทสำคัญมากซึ่งไช่ควรให้ความสนใจเป็นพิเศษ

4. การໄต สำหรับการเตรียมพื้นที่ ซึ่งปลูกอ้อยอยู่แล้ว และต้องการรื้อตอเก่าเพื่อปลูกใหม่ ก็เริ่มต้นด้วยการเผาเศษที่เหลืออยู่บนดินโดยเร็วภายในหลังการเก็บเกี่ยว เพาะขยายขนาดนั้นดินยังมีความชื้นพอที่จะปฏิบัติໄตพรวนได้สะดวก ก่อนໄตไก่บุกเบิกร่องตอเก่า ควรใช้เครื่องไกระเบิดดินดาน (subsoiler) หรือไถสิ่ว (ripper) ไถแบบดาวมากruk เพื่อให้ดินร้อนล่างแยกออกเสียก่อน ซึ่งนอกจานะช่วยให้ดินนั้นเก็บน้ำได้มากขึ้นภายหลังฝนตกและดินระบายน้ำได้ดีเดียว ยังทำให้รากสามารถหยั่งลึกได้มากขึ้นอีก ขณะเดียวกัน ถ้าพื้นดินอยู่ในสภาพที่ขาดน้ำก็จะเป็นทางให้อ้อยใช้น้ำได้ดี ได้อีกด้วย

เมื่อไตรมาสเดือนชั้นต่างแล้วก็ตามด้วยไตรมาส 3 อีก 3-4 ครั้ง คือ ไตรมาส 1 ครั้ง แล้วไตรมาส อีก 1-2 ครั้ง ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับสภาพของดินและฤดูกาลที่ปลูก สำหรับการปลูกต้นฟัน อาจไม่จำเป็นต้องเตรียมดินให้ละเอียดมากนัก แต่ถ้าเป็นการปลูกปลายฝนการเตรียมดินให้ละเอียดเป็นสิ่งจำเป็น การไถควรไถให้ลึกมากๆ เพื่อให้สามารถเปิดร่องได้ลึกและปลูกได้ลึกด้วย ดังภาพ 2



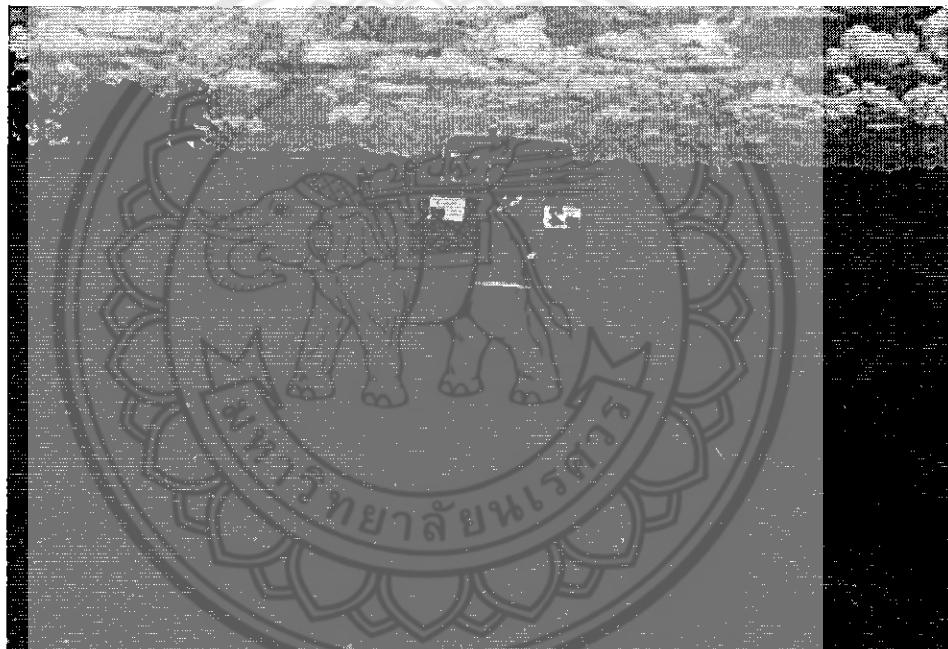
ภาพ 2 การไถ

ข้อที่ต้องระวังในการเตรียมดินก็คือ ไถในขณะที่ดินมีความชื้นพอเหมาะสม วิธีง่ายที่สุดที่จะทราบว่าดินนั้นมีความชื้นพอเหมาะสมหรือไม่ก็คือคาดินในชั้นที่จะมีการไถฝ่ามือ แล้วกำพอแน่นแน่นมือออก ถ้าดินมีความชื้นพอเหมาะสม จะจับกันเป็นก้อนในลักษณะพร้อมที่จะแตกออกเมื่อมีอะไรมากระแทบ ดินที่มีความชื้นน้อยเกินไปก็จะแข็งมากไถลำบาก ถ้าดินมีความชื้นมากเกินไปก็จะจับกันเป็นก้อน นอกจากรากน้ำถ้าเป็นพื้นที่ลาดเอียง การปฏิบัติต่างๆ ใน การเตรียมดินต้องกระทำในทิศทางตั้งซากกับความลาดเอียงเสมอ ทั้งนี้เพื่อช่วยลดการกร่อนของดินเนื่องจากน้ำ

5. การปรับระดับ เมื่อไถเสร็จแล้วควรปรับระดับพื้นที่ให้ราบเรียบพอสมควร และให้มีความลาดเอียงเล็กน้อยทางใดทางหนึ่งที่จะสะ粿ต่อการให้น้ำและระบายน้ำ ในกรณีที่ปลูกโดยอาศัยน้ำฝนการปรับระดับจะทำให้น้ำไหลลงช้าลงช่วยลดการชะกร่อนได้อีกทางหนึ่งด้วยในทิศทางแห่งซึ่งมีความลาดเอียงค่อนข้างมากอาจต้องทำคันดินกันน้ำเป็นตอนๆ ตัดขวางทางลาดเอียง พร้อมทั้ง

มีร่องระบายน้ำด้วย ทั้งคันดินและร่องน้ำควรให้มีความลาดเอียงเล็กน้อยเพื่อให้น้ำไหลลัด
บริเวณที่ลาดเอียงมากไม่ควรใช้ปูกล้ออย

6. การยกร่อง การยกร่องหรือการเปิดร่องสำหรับปูกล้ออยเป็นสิ่งจำเป็น เพราะ
นอกจากจะสะเดาะกแก่การปฏิบัติต่างๆ เช่น การปูกล กการให้น้ำ และการระบายน้ำแล้ว ยังทำให้
ปูกลได้ลึกอีกด้วย การปูกลลึกช่วยให้อ้อยไม่ล้มง่าย ทนแล้งได้ดี และสามารถไว้ต่อได้นานกว่า
การปูกลตื้น เครื่องยกร่องอาจเป็นผ่านหัวหมุน หรือหางยกร่องซึ่งใช้สำหรับยกร่องโดยเฉพาะ แนวร่อง
ที่ยกควรให้ตัดกับความลาดเอียงของพื้นที่ ระยะระหว่างร่องประมาณ 90-140 เซนติเมตร ทั้งนี้
ขึ้นอยู่กับเครื่องมือที่ใช้และวัตถุประสงค์ในการปูกล ดังภาพ 3



ภาพ 3 การซักร่องอ้อย

การเตรียมอ้อยพันธุ์และเตรียมท่อนพันธุ์

การเตรียมอ้อยพันธุ์

การเตรียมพันธุ์อ้อยไว้สำหรับปูกลเอง นับว่ามีความจำเป็นสำหรับชาวไร่ ทั้งนี้ เพราะ
นอกจากจะได้พันธุ์ที่ดีตามเวลาที่ต้องการแล้ว ยังได้อ้อยที่มีความสมบูรณ์ ในขณะเดียวกันช่วย
ประหยัดค่าใช้จ่ายอีกด้วย วิธีการก็คือเมื่อต้องการจะปูกลอ้อยพันธุ์ใด ก็หาพันธุ์มาปูกลให้ล่วงหน้า
ประมาณ 6-7 เดือน เพื่อให้อ้อยเติบโตหรือโตเต็มที่ก่อนตัด 2-3 สัปดาห์ควรลอกกาบออกเพื่อให้

ตาแข็งแรง อ้อยที่ปลูกไว้ทำพันธุ์ในเนื้อที่ 1 ไว้จะใช้ปลูกได้ 10-20 ไร่ หันนี้ขึ้นอยู่กับระยะปลูก และอัตราปลูก จะพิจารณาถึงลักษณะอ้อยที่เหมาะสมสำหรับใช้ทำพันธุ์ ได้ดังนี้

1. ต้องเป็นอ้อยปลูกที่ได้รับน้ำและปุ๋ยอย่างเพียงพอ มีการเจริญเติบโตดีปราศจากโรค และแมลงรบกวน ไม่ควรใช้อ้อยต่อทำพันธุ์

2. ต้องไม่แก่หรืออ่อนเกินไป อายุที่เหมาะสมคือ 5-8 เดือน อ้อยที่อ่อนเกินไปมักจะแห้งง่าย และมีความคงตัว โดยเฉพาะถ้าปลูกในฤดูแล้ง และดินมีความชื้นไม่พอ อ้อยที่แก่เกินไปก็มี ความคงตัวเช่นเดียวกัน

3. ลำต้นควรเป็นขนาดปานกลางถึงขนาดใหญ่ อ้อยที่ลำเล็กเกินไปจะให้ต้นอ่อน ที่ไม่ค่อยแข็งแรง ตั้งตัวได้ช้ากว่าใช้ส่วนยอดของลำต้นที่ตัดเข้าหีบทำพันธุ์นั้นได้ผลน้อยกว่าอ้อย ที่ปลูกไว้ทำพันธุ์โดยเฉพาะและมักจะเกิดปัญหาเกี่ยวกับเวลาตัดและเวลาปลูกไม่สัมพันธ์กัน

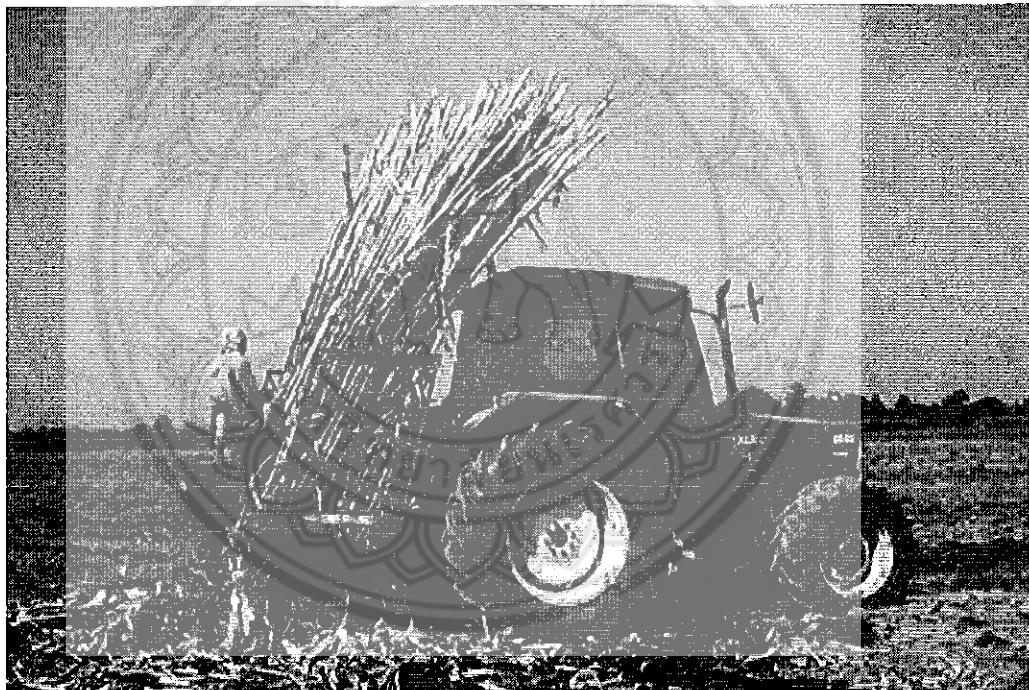
นอกจากนี้การปลูกอ้อยที่ได้ผลดีควรจะปลูกอ้อยหลายๆ พันธุ์ที่สามารถเก็บเกี่ยวได้ ในเวลาต่างๆ กัน คือ มีหันพันธุ์ที่เก็บเกี่ยวต้นฤดู กลางฤดู และปลายฤดูหีบ หันนี้เพื่อจะได้อ้อยที่มี คุณภาพดีสูงในงานตลอดฤดูหีบ การปลูกอ้อยเพียง 1-2 พันธุ์ในพื้นที่จำนวนมากๆ อาจมีปัญหา เรื่องคุณภาพในช่วงเวลาเก็บเกี่ยวที่ yuanan นับเป็นเดือน หันพันธุ์ที่ดีจำเป็นสำหรับการออกตัด และการเจริญเติบโตที่ดีด้วย หันพันธุ์ที่ดีต้องมีด้าที่สามารถออกและเจริญเติบโตได้อย่างน้อย หันละหมาด โดยทั่วไปชาวไร่ใช้หันพันธุ์ที่มี 2 ตาปลูก แต่ถ้าใช้หอนที่มี 3 ตาจะให้ผลดีกว่า หันในด้านความคงตัว และการเจริญเติบโต โดยเฉพาะในระยะแรก ชาวไร่โดยทั่วไปมักจะขาด ความระมัดระวังเรื่องหันพันธุ์ ทำให้ความคงตัว จึงต้องมีการชดเชยโดยใช้หันพันธุ์ เกินความจำเป็นทำให้ต้องเสียค่าใช้เพิ่มขึ้นโดยใช้เหตุการณ์เตรียมหันพันธุ์ที่ต้องทำได้ดังนี้

1. ตัดหันพันธุ์ให้มี 3 ตา ตัดกึ่งกลางปล้อง
2. ระวังอย่าให้ตากุกระบบกระเทือน มีฉนั้นอาจไม่คงตัว
3. แยกหันพันธุ์ด้วยยาฆ่าเชื้อราทันที ภายหลังตัดเป็นหัน
4. ถ้าสนใจจะมีโรคที่เกิดจากเชื้อไวรัสต้อง เช่นน้ำร้อน 50-52 องศาเซลเซียส
5. ถ้าต้องขนส่งพันธุ์อ้อย ควรขนส่งหันโดยไม่ลอกก้าน
6. ไม่ควรลอกก้านหันพันธุ์ เพราะจะทำให้ตาก้อข้าดเครื่องป้องกัน ซึ่งอาจทำให้มี ความคงตัวอย่างน้อย

7. ถ้าต้องเก็บหันพันธุ์ที่ได้สับเป็นหันแล้วไว้หลายวัน ควรกองไว้ในร่ม คุ้มด้วยผ้าหน้าแห้ง พาง หรือใบอ้อยแห้งด้านหน้าให้ทุ่มนอกจากปลูกด้วยหันพันธุ์แล้ว อาจใช้ชันตาก็เป็นส่วนของหัน ที่มีตาและปุ่มรากปลูกโดยตรงในไร่ หรือทำให้หักแล้วย้ายปลูกก็ได้

วิธีปลูกอ้อย

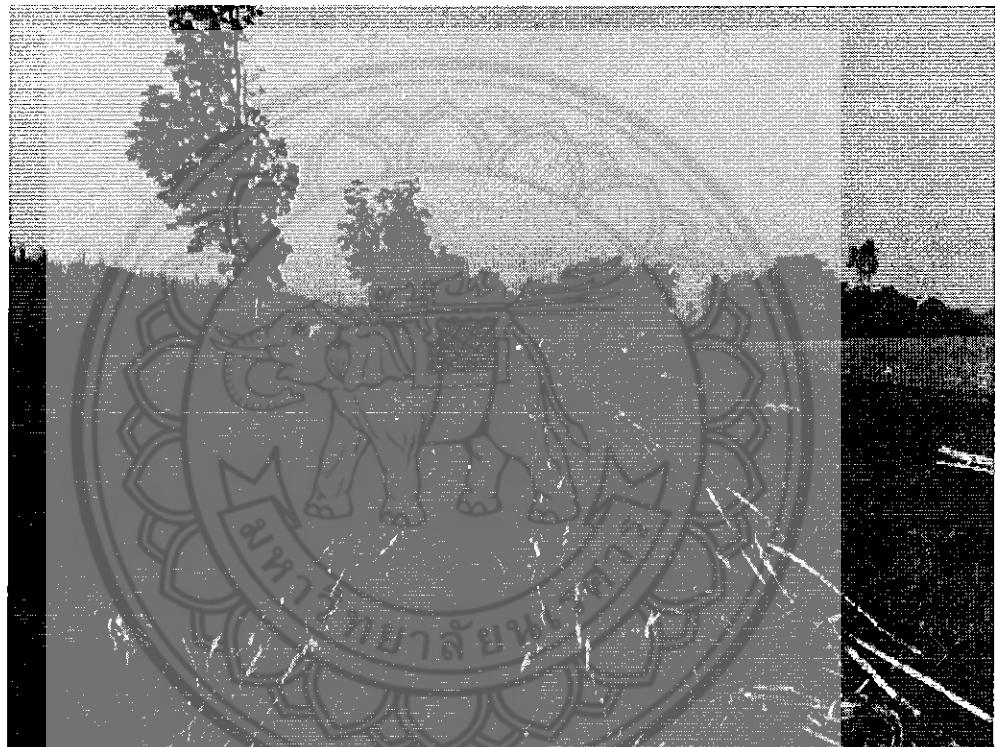
ปลูกด้วยเครื่องปลูกเป็นเครื่องมือที่ติดกับรถแทรกเตอร์ ซึ่งทำหน้าที่น้ายอย่างไประร้อมๆ กัน นับตั้งแต่การเปิดร่อง ตัดลำต้นอ้อยออกเป็นท่อนๆ ยาวประมาณ 30 เซนติเมตร วางท่อนพันธุ์ในร่อง ใส่ปุ๋ยและกลบท่อนพันธุ์ การปลูกด้วยเครื่องต้องใช้แรงงาน 3 คน คนหนึ่งทำหน้าที่ขับ และควบคุมการทำงานของส่วนต่างๆ ส่วนอีกสองคนทำหน้าที่ป้อนอ้อยทั้งลำ การปลูกด้วยเครื่องไม่ต้องมีการเปิดร่องหรือยกร่องไว้ก่อนเพียงแต่ได้ให้ดินร่วนซุยดีเท่านั้น ชาวไร่รายใหญ่普遍ใช้เครื่องปลูก เพราะทุนค่าใช้จ่าย และมีความก่อสร้างสำเร็จภายในวันเดียว ใช้เวลาปลูกได้ประมาณ 15-20 ไร่ ดังภาพ 4



ภาพ 4 การปลูกอ้อยด้วยเครื่องปลูกอ้อย

ปลูกด้วยแรงคน ในทางทฤษฎีแนะนำให้เปิดร่องแล้วปลูกทันที แต่ในทางปฏิบัติชาวไร่มักจะเตรียมดินแล้วยกร่องโดยผ่าน เมื่อผ่านตามากพอ ก็จะรอนานนิดนึง แต่เมื่อจังหวะมีปลูก ก่อนปลูกควรใส่ปุ๋ยรองพื้นแล้วกลบปุ๋ยก่อนวางท่อนพันธุ์ การปลูกก็ใช้วิธีวางท่อนพันธุ์ให้رابกับพื้นร่องแล้วกลบดินให้หนาประมาณ 5-15 เซนติเมตร ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับฤดูปลูก ถ้าปลูกหน้าฝนกลบบางหน้าแล้งกลบหนา ขณะปลูกต้องมีการตัดเลือกท่อนพันธุ์ไปด้วยครัวปลูกเฉพาะท่อนพันธุ์ที่มีตา

สมบูรณ์เท่านั้น ระยะปลูกแตกต่างกันไปตามสถานที่ โดยทั่วไประยะระหว่างแท่งตั้งแต่ 90-140 เซนติเมตร ส่วนระยะระหว่างห่อนห่างกัน 30-50 เซนติเมตรวัดจากกึ่งกลางห่อนหนึ่งถึงกึ่งกลางของอีกห่อนหนึ่งเนื่องจากชาวไร่ขาดความระมัดระวังเกี่ยวกับห่อนพันธุ์ ทำให้ความออกต่างจึงต้องใช้ห่อนพันธุ์มากขึ้น เช่น ปลูกโดยวางห่อนพันธุ์เป็นคู่ติดต่อกันไป หากชาวไร่ใช้ห่อนพันธุ์ 3 ตา และมีการระวังในการเตรียมห่อนพันธุ์แล้วจะใช้ห่อนพันธุ์ประมาณ 2000-4000 ห่อนต่อไร่เท่านั้น แทนที่จะใช้ 6000-8000 ห่อนต่อไร่ อย่างเช่นที่ปฏิบัติกัน ดังภาพ 5



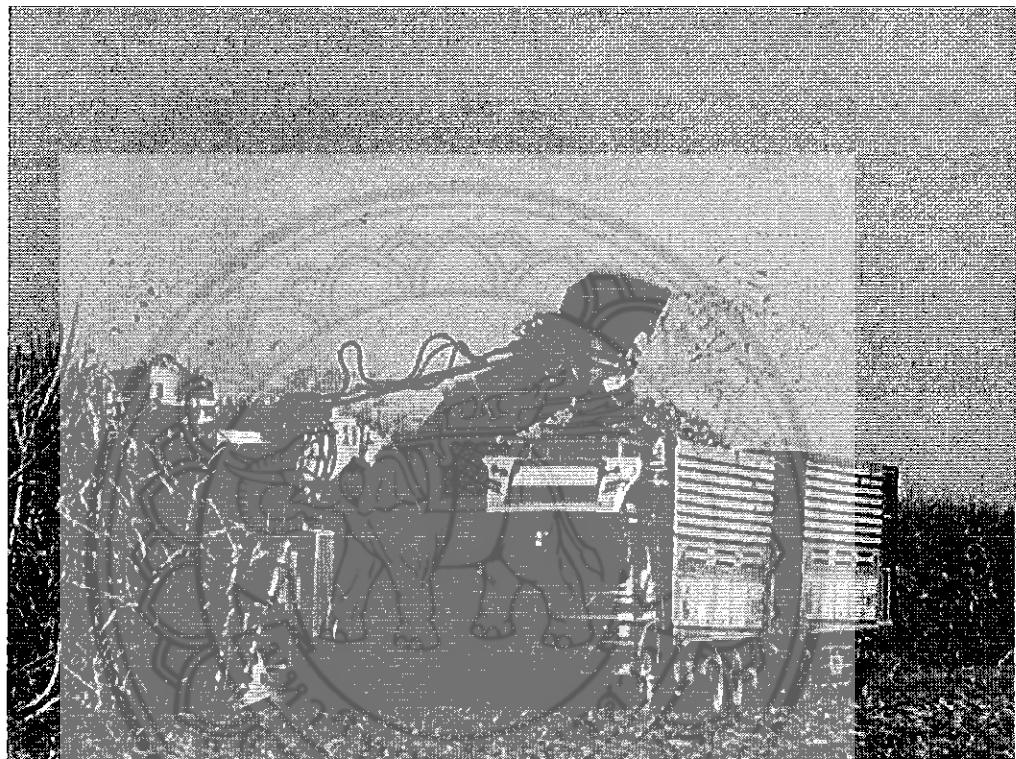
ภาพ 5 การปลูกอ้อยด้วยแรงงานคน

นอกจากนี้ ก็มีชาวไร่บางรายที่นิยมปลูกโดยวางอ้อยทั้งลำลงในร่อง โดยมีได้สับให้ขาดจากกันเป็นห่อนๆ วิธีนี้เมื่อถูกต้องเพราะอ้อยจะงอกเฉพาะ ปลายกับโคนห่อนนั้น วิธีที่ถูกคือ เมื่อวางอ้อยทั้งลำแล้วให้มีดสับให้ขาดเป็นห่อนๆ ละ 2-3 ตา วิธีนี้จะช่วยประหยัดแรงงานได้มาก แต่อ้อยที่ใช้ทำพันธุ์ ต้องมีอายุระหว่าง 5-8 เดือนจึงจะได้ผลดี

ในการนี้ที่ตินและหรือมีน้ำขังเล็กน้อย ควรปลูกโดยวิธีปักห่อนพันธุ์ให้เขียงประมาณ 45 องศากับแนวดิน และควรผึ้งให้ลึกประมาณสองในสามของความยาวห่อนพันธุ์

วิธีการตัดอ้อย

การใช้รถตัดอ้อยต้องใช้งานร่วมกับรถบรรทุก ซึ่งรถตัดอ้อยจะตัดอ้อยและรถบรรทุกอ้อย วิ่งขนานกับรถตัดอ้อย เพื่อรับอ้อยที่ตัดได้ รถตัดอ้อยจะต้องมีประสิทธิภาพในการทำงานได้ดี เมื่อมีการเตรียมแปลงอ้อยสำหรับรถตัด และมีจำนวนรถบรรทุกที่เหมาะสม ดังภาพ 6



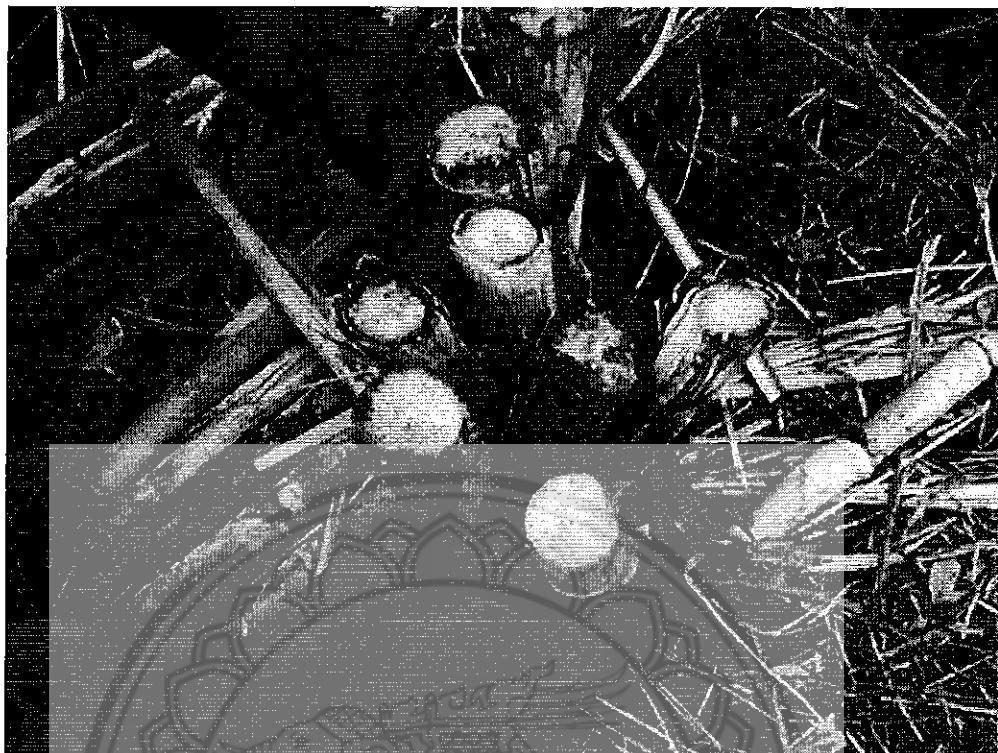
ภาพ 6 การตัดอ้อยด้วยรถตัดอ้อย

ความสามารถในการทำงาน

ตัดอ้อยประมาณ 100 – 300 ตันต่อวัน ซึ่งการตัดอ้อยจะมีลักษณะเป็นท่อนๆ ดังภาพ 7

อัตราสิ้นเปลืองใช้น้ำมัน 1.5 – 2 ลิตรต่อไร่ พื้นที่ตัดอ้อย 10 ตันต่อไร่ เท่ากับ แรงงาน

1 – 2 คน



ภาพ 7 อ้อยที่ตัดจากการตัดอ้อย

กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ [8]

กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายเป็นอุตสาหกรรมขนาดใหญ่ที่มีการใช้เครื่องจักรหนัก หลากหลาย และมีการบริโภคพลังงานและสาธารณูปโภคสูงด้วย ดังนั้น ในการวิเคราะห์วัสดุที่วิต ของการผลิตน้ำตาลทรายจึงจำเป็นต้องที่การพิจารณากระบวนการย่อยในทุกส่วนของการผลิต ดังนี้

กระบวนการสกัดน้ำอ้อย (Juice Extraction) ทำการสกัดน้ำอ้อยโดยผ่านอ้อยเข้าไปในชุดถูกหีบ (4-5 ชุด) และหากอ้อยที่ผ่านการสกัดน้ำอ้อยจากถูกหีบชุดสุดท้ายจะถูกนำไปเป็นเชือเพลิงเผาไหม้ภายในเตาหม้อไอน้ำเพื่อผลิตไอน้ำมาใช้ในกระบวนการผลิตและน้ำตาลทราย

การทำความสะอาดหรือทำใส่น้ำอ้อย (Juice Purification) น้ำอ้อยที่สกัดได้ทั้งหมด จะเข้าสู่กระบวนการทำใสเนื่องจากน้ำอ้อยมีสิ่งสกปรกต่างๆ จึงต้องแยกเศษส่วนเหล่านี้ออกโดยผ่านวิธีทางกล เช่น ผ่านเครื่องกรองต่างๆ และวิธีทางเคมี เช่น โดยให้ความร้อนและผสมปูนขาว

การต้ม (Evaporation) น้ำอ้อยที่ผ่านการทำใสแล้วจะถูกนำไปเข้าสู่ชุดหม้อต้ม (Multiple Evaporator) เพื่อระเหยเอาน้ำออก (ประมาณ 70 %) โดยน้ำอ้อยขันที่ออกมากจากหม้อต้ม ถูกสูดท้ายเรียกว่า "น้ำเชื่อม" (Syrup)

การเคี่ยว (Crystallization) นำเขื่อมที่ได้จากการต้มจะถูกนำเข้าหม้อเคี่ยวระบบสูญญากาศ (Vacuum Pan) เพื่อระเหยน้ำออกจนน้ำออกจนน้ำเขื่อมถึงจุดอิ่มตัวที่จุดนี้ผลีกน้ำตาลจะเกิดขึ้นมาโดยที่ผลีกน้ำตาลและกากรน้ำตาลที่ได้จากการเคี่ยวรวมเรียกว่าแมสซิคิวท์ (Massecuite)

การปั่นแยกผลีกน้ำตาล (Centrifugaling) แมสซิคิวท์ที่ได้จากการเคี่ยวจะถูกนำไปปั่นแยกผลีกน้ำตาลออกจากกากรน้ำตาลโดยใช้เครื่องปั่น (Centrifugals) ผลีกน้ำตาลที่ได้นี้จะเป็นน้ำตาลดิบ ดังภาพ 8

กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายขาวและน้ำตาลรีไฟน์

น้ำตาลทรายดิบถูกนำไปปลา yan แล้วถูกผ่านเข้า 5 ขั้นตอนการผลิต ดังนี้

การปั่นละลาย (Affinated Centrifugaling) นำน้ำตาลดิบมาผสานกับน้ำร้อน หรือน้ำเหลืองจากการปั่นละลาย (Green Molasses) น้ำตาลดิบที่ผสานนี้เรียกว่า แมกมา (Magma) และแมกมานี้จะถูกนำไปปั่นละลายเพื่อล้างความน้ำเหลือง หรือการน้ำตาลอกร

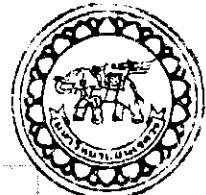
การทำความสะอาดและฟอกสี (Clarification) นำเขื่อมที่ได้จากการเคี่ยวที่ได้จากการปั่นและผ่านตะแกรงกรองเข้าผสานกับปุ่นขาวเข้าฟอกสีโดยผ่านเข้าไปในหม้อฟอก (ปั๊กจุบัน นิยมใช้ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์เป็นตัวฟอก) จากนั้นจะผ่านเข้าสู่การกรองโดยหม้อกรองแบบใช้แรงดัน (Pressure Filter) เพื่อแยกตะกอนออกและนำเขื่อมที่ได้จะผ่านไปฟอกเป็นครั้งสุดท้ายโดยกระบวนการแยกเปลี่ยนประจุ (Ion Exchange Resin) จะได้น้ำเขื่อมรีไฟน์ (Fine Liquor)

การอบ (Drying) ผลีกน้ำตาลรีไฟน์และน้ำตาลทรายขาวที่ได้จากการปั่นจะเข้าหม้อนอก (Dryer) เพื่อให้ความชื้นออกแล้วบรรจุกระสอบเพื่อจำหน่าย

กาภ้ออย (Bagasses) เป็นส่วนของชานอ้อยที่ได้จากการสกัดน้ำอ้อยจากถูกหีบชุดสุดท้ายโดยปั๊กจุบันบริษัทฯใช้กาภ้ออยเป็นเรื้อเพลิงสำหรับผลิตไฟฟ้าและไอน้ำให้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลนอกจากนี้กาภ้ออยยังสามารถใช้เป็นวัตถุดินในการผลิตเยื่อกระดาษและเป็นส่วนผสมในการผลิตอาหารสัตว์

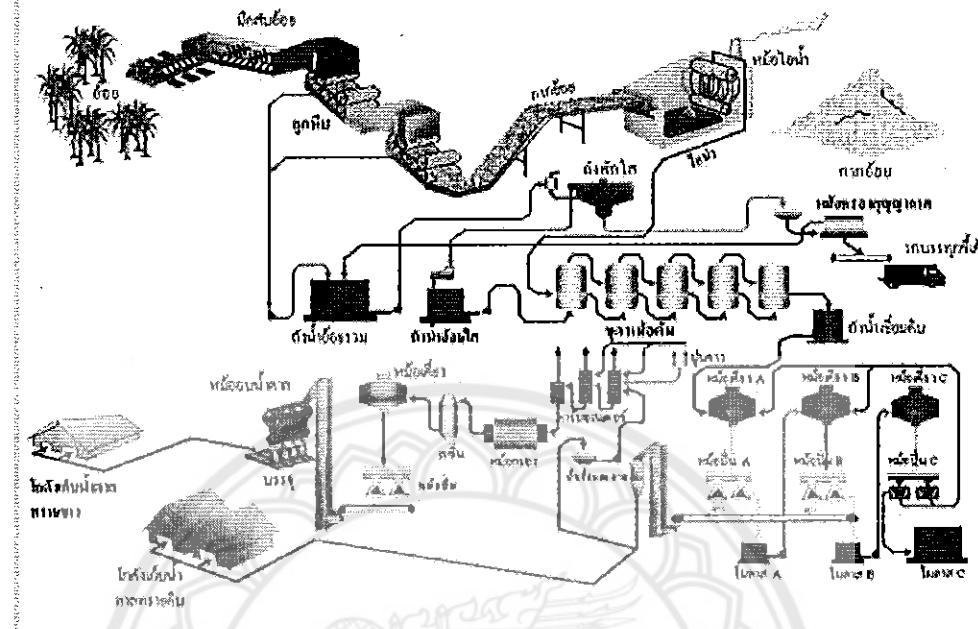
16824663

31 ส.ค. 2558



สำนักหอสมุด

กระบวนการผลิตน้ำตาล

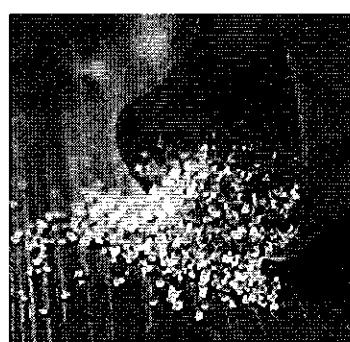


ภาพ 8 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาล [8]

ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทราย

น้ำตาลทรายดิบ [9]

น้ำตาลทรายดิบ คือน้ำตาลที่ได้จากการผลิตขั้นต้น โดยกระบวนการเคี่ยวและตอกผลึกน้ำตาลโดยมีค่าสีสูงกว่า 1000 IACUMSA ซึ่งน้ำตาลที่ได้อีกเป็นตันกำเนิดน้ำตาลดังภาพ 9 เมื่อนำไปผ่านกระบวนการรีไฟฟ์ จะได้น้ำตาลทรายขาวน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์และน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์พิเศษต่อไป



ภาพ 9 น้ำตาลทรายดิบ

น้ำตาลทรายสีรำ

น้ำตาลทรายสีรำ คือน้ำตาลจากอ้อยเกรดคุณภาพดีที่นำผ่านกระบวนการทำให้บริสุทธิ์ แต่ไม่ได้ผ่านกระบวนการลดสีเพื่อให้คงสีทองธรรมชาติหรือค่าสีไม่เกิน 1000 ICUMSA และยังคงความหอมหวานตามธรรมชาติ ดังภาพ 10 ใช้ใส่ในเครื่องดื่ม ร้อน-เย็น เพื่อเพิ่มรสหวานหอมกลมกล่อม หรือใช้ในการปุงอาหารทำขนมต่างๆ ได้สมบูรณ์ของน้ำตาลทรายสีรำดังตาราง 11

ตาราง 11 สมบูรณ์ของน้ำตาลทรายสีรำ

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	PoI ค่าความหวานน้ำตาล (%)	ความชื้น (%)
น้ำตาลทรายขาวสีรำ	ไม่เกิน 1000	ไม่น้อยกว่า 99.20	ไม่เกิน 0.10



ภาพ 10 น้ำตาลทรายสีรำ

น้ำตาลทรายขาวธรรมชาติ [10]

น้ำตาลทรายขาวธรรมเป็นน้ำตาลจากอ้อยคุณภาพผ่านกระบวนการที่ทันสมัยปราศจากสารฟอกขาวซึ่งสิ่งปนเปื้อนการขัดค่าสีด้วยวิธีการกรองและตกตะกอนจนได้น้ำตาลคุณภาพและได้มาตรฐานน้ำตาลทรายขาวธรรมจะเป็นน้ำตาลที่มีค่าสีไม่เกิน 100 ICUMSA ซึ่งสามารถใช้บริโภคได้ทั่วไป ดังภาพ 11 เช่นเดียวกันกับน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์และนิยมใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตของภาคอุตสาหกรรมอาหารที่มีน้ำตาลเป็นส่วนประกอบ เช่น กลุ่มเครื่องดื่ม เครื่องดื่ม ชูกำลัง นมข้นหวาน นมเบร์ยา เป็นต้น สมบูรณ์ของน้ำตาลทรายขาวธรรมชาติ ดังตาราง 12

ตาราง 12 สมบัติน้ำตาลทรายขาวธรรมด้า

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	PoI ค่าความหวานน้ำตาล (z)	ความชื้น (%)
น้ำตาลทรายขาวธรรมด้า	ไม่เกิน 100	ไม่น้อยกว่า 99.70	ไม่เกิน 0.04



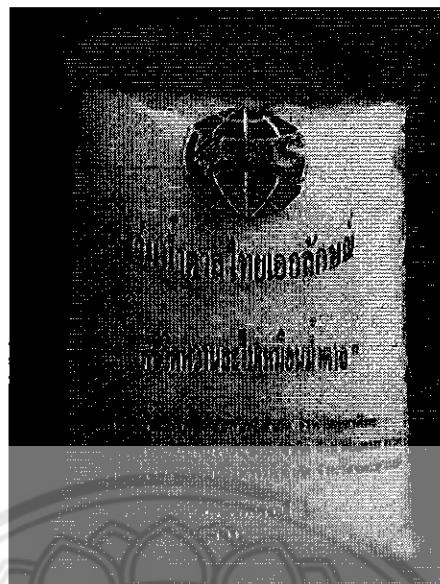
ภาพ 11 น้ำตาลทรายขาวธรรมด้า

น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์ [11]

น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์เป็นน้ำตาลคุณภาพสูงที่ผ่านกระบวนการที่ทันสมัยปราศจากสารฟอกขาวเนื่องจากการใช้เทคโนโลยีในการแยกสิ่งปนเปื้อนการขัดค่าสีด้วยวิธีการกรองและตกผลึกจนใสสะอาดไร้สิ่งเจือปนจนได้น้ำตาลคุณภาพดีและมีมาตรฐานที่สุดก่อนถึงมือผู้บริโภค ดังภาพ 12 สมบัติของน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์ดัง ตาราง 13

ตาราง 13 สมบัติน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์

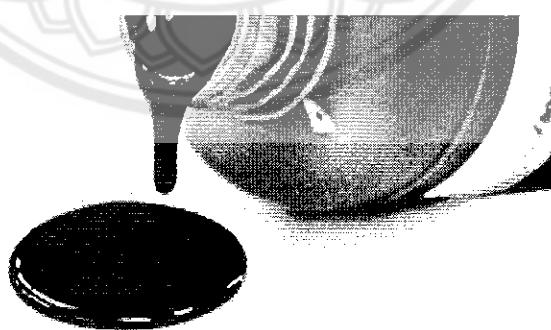
ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	PoI ค่าความหวานน้ำตาล (z)	ความชื้น (%)
น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์	ไม่เกิน 45	ไม่น้อยกว่า 99.80	ไม่เกิน 0.04



ภาพ 12 น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์

ไมลาส [12]

ผลิตภัณฑ์ไมลาสหรือกากน้ำตาล เป็นผลิตภัณฑ์ที่มาจากการผลพลอยได้ในกระบวนการเคี้ยวน้ำตาล โดยไมลาสที่ได้มีลักษณะเป็นของเหลวสีดำ เนื้อเยื่าข้น และมีความหวาน ตั้งภาพ 13 ซึ่งสามารถนำไปใช้เป็นวัตถุดิบในผลิตภัณฑ์ต่างๆ เช่น ผลิตภัณฑ์อาหาร รวมถึงนำไปผลิตเป็นเชื้อเพลิง



ภาพ 13 ไมลาส

เอทานอล [13]

ผลิตภัณฑ์เอทานอลทำจากวัตถุดิบมีลาส (กาแกน้ำตาล) สามารถแบ่งได้เป็น 2 ประเภท ได้แก่ เอทานอลเกรดอุตสาหกรรม เอทานอลเกรดเชื้อเพลิง และโรงงานผลิตเอทานอลมีลักษณะ ดังภาพ 14

1. เอทานอลเกรดอุตสาหกรรม เป็นเอทานอลที่มีความบริสุทธิ์ ร้อยละ 95.5 สามารถนำไปเป็นวัตถุดิบในอุตสาหกรรมต่างๆ เช่น การผลิตสารเคมี
2. เอทานอลเกรดเชื้อเพลิง เป็นเอทานอลที่มีความบริสุทธิ์ ร้อยละ 99.5 เกิดจากการนำเอทานอลที่มีความบริสุทธิ์ ร้อยละ 95.5 ไปผ่านกระบวนการแยกน้ำออก หมายความว่าการทําเป็นเชื้อเพลิง เป็นพิธีกรรมทางเลือกทดแทนกําลังไฟฟ้า น้ำมันเบนซิน เช่น นำไปผสมกับน้ำมันเบนซิน ในอัตราส่วนของเอทานอล ร้อยละ 10 และน้ำมันเบนซินอีกร้อยละ 90 เรียกว่า "เก๊สโซลิน"



ภาพ 14 โรงงานผลิตเอทานอล

ไฟฟ้าที่ผลิตจากเชื้อเพลิงชีวมวล (กาแก้อ้อย) [14]

ปัจจุบันพลังงานถือเป็นปัจจัยหนึ่งที่มีความจำเป็นต่อการผลิตและการบริโภคของประเทศไทย โรงงานจึงได้นำเข้ามาอ้อยมาผลิตไอน้ำและไฟฟ้าเพื่อใช้หมุนเวียนในโรงงานน้ำตาล ดังภาพ 15 และขยายไฟฟ้าบางส่วนให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค ขนาดกำลังการผลิต 60 เมกะวัตต์ เพื่อจำหน่ายกระแสไฟฟ้าให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค (กฟภ.) โดยใช้เชื้อเพลิงชานอ้อยซึ่งเป็นผลผลิตที่ได้จากการกระบวนการผลิตน้ำตาลและเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อม



ภาพ 15 โรงไฟฟ้าชีวมวล

การประเมินวัฏจักรชีวิต Life Cycle Assessment

การประเมินวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ คือ วิธีการประเมินเชิงปริมาณของการใช้ทรัพยากรและพลังงานที่เกิดขึ้นและผลกระทบสิ่งแวดล้อมอันเนื่องมาจากการผลิต ผลิตภัณฑ์และบริการโดยพิจารณาตลอดวัฏจักรชีวิต ตั้งแต่การจัดหาวัสดุดิบ การผลิต การขนส่งการใช้ผลิตภัณฑ์ รวมทั้งการนำกลับคืน

นิยามของการประเมินวัฏจักรชีวิต

การประเมินวัฏจักรชีวิตมากจากคำในภาษาอังกฤษ คือ Life Cycle Assessment หรือ LCA คือ กระบวนการวิเคราะห์และประเมินค่าผลกระทบที่มีต่อสิ่งแวดล้อมตลอดช่วงชีวิตของผลิตภัณฑ์ เริ่มตั้งแต่การสกัดหรือการได้มาซึ่งวัสดุดิบ กระบวนการผลิต การขนส่งและการแจกจ่าย การใช้งานผลิตภัณฑ์ การนำกลับมาใช้ใหม่หรือการแปลงสภาพ และการจัดการเศษซากของผลิตภัณฑ์ที่หมดอายุ หรืออาจกล่าวได้ว่า LCA จะมีการพิจารณาผลิตภัณฑ์ตั้งแต่เกิดจนตาย (Cradle to Grave) โดยมีการระบุถึงปริมาณพลังงานและวัสดุดิบที่ใช้ รวมทั้งของเสียที่มีการปล่อยออกสู่สิ่งแวดล้อม ทั้งนี้เพื่อนำไปเป็นข้อมูลในการหาวิธีปรับปรุงผลิตภัณฑ์หรือกระบวนการ เพื่อให้เกิดผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมน้อยที่สุด องค์กรระหว่างประเทศว่าด้วยมาตรฐาน (International Organization for Standardization: ISO) ได้นิยามความหมายของ LCA ไว้ในอนุกรรมมาตราฐาน ISO 14040 ว่าเป็น "การเก็บรวบรวมและทำการประเมินค่าของสารขาเข้าและขาออก รวมทั้งผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมที่มีโอกาสเกิดขึ้นในระบบของผลิตภัณฑ์ตลอดชีวิต"

ประเภทของการประเมินวัฏจักรชีวิต

1. Cradle-to-grave คือการประเมินวัฏจักรชีวิตขั้นตอนการผลิตถึงขั้นตอนการใช้งาน และขั้นตอนการกำจัด
2. Cradle-to-gate คือการประเมินวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์บางส่วนของขั้นตอนการผลิตก่อนที่จะขนส่งไปยังผู้บริโภคซึ่งจะยกเว้นขั้นตอนการใช้งานและขั้นตอนการกำจัด
3. Cradle-to-Cradle คือลักษณะเฉพาะเจาะจงของการประเมินวัฏจักรชีวิตแบบ Cradle-to-grave นั้นหมายความว่าเมื่อสิ้นสุดของวงจรชีวิตสำหรับผลิตภัณฑ์ของเสียที่เกิดขึ้นที่สามารถนำมารีไซเคิลเพื่อนำกลับมาใช้ใหม่
4. Gate-to-gate คือบางส่วนของการประเมินวัฏจักรชีวิตที่กระบวนการที่เพิ่มมูลค่าเพียงหนึ่งในห่วงโซ่การผลิตทั้งหมดเพื่อให้เกิดกระบวนการผลิตที่สมบูรณ์ที่สุด
5. Well-to-wheel คือลักษณะเฉพาะเจาะจงของการประเมินวัฏจักรชีวิตของศักยภาพของเชื้อเพลิงที่ใช้ในการขนส่งทางถนน
6. Economic input-output life cycle assessment คือการประเมินวัฏจักรชีวิตของเศรษฐกิจการนำเข้าและการส่งออกซึ่งเกี่ยวกับการรวมรวมข้อมูลในแต่ละภาคส่วนเกี่ยวกับวิธีการรวมผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมสามารถนำมาประกอบกับภาคเศรษฐกิจของแต่ละส่วนและของแต่ละภาคการซื้อขายค่า
7. Ecologically-based LCA คือมันถูกออกแบบมาเพื่อให้คำแนะนำเกี่ยวกับการจัดการที่ชาญฉลาดของกิจกรรมของมนุษย์โดยการทำความเข้าใจผลกระทบโดยตรงและโดยอ้อมต่อทรัพยากรดิ่งแวดล้อมและระบบนิเวศโดยรอบ

รูปแบบการประเมิน [15]

การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกสามารถดำเนินการด้วยวิธีดังต่อไปนี้

แบบCradle-to-Grave (Business-to-Consumer: B2C)

การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกต้องดูวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ซึ่งครอบคลุมตั้งแต่กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดินกากผลการขนส่งและรายจ่ายสินค้าการใช้งานและการกำจัดซากผลิตภัณฑ์

แบบCradle-to-Gate (Business-to-Business: B2B)

ประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกตั้งแต่ขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดินกากการขนส่งการผลิตจนถึงณ หน้างานพัฒนาส่งออกหรือจุดที่เป็นสาขาวิชาเข้าหรือวัตถุดินของผู้ผลิตรายต่อไปตามที่กำหนดใน PCRs ของแต่ละผลิตภัณฑ์

แหล่งกำเนิดก๊าซเรือนกระจกและหน่วยวัด

ชนิดของก๊าซเรือนกระจก

ก๊าซเรือนกระจกที่ประเมินประจำตัวก๊าซ 6 ชนิดตามที่ควบคุมภายใต้พิธีสารเกี่ยวก็อตได้แก่ คาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) มีเทน (CH_4) ไนโตรสออกไซด์ (N_2O) ไฮโดรฟลูอโอลิคาร์บอน (HFCs) เพอร์ฟลูอโอลิคาร์บอน (PFCs) และชัลเฟอร์hexaฟลูอโอลิได (SF_6)

ค่าศักยภาพในการทำให้โลกร้อน (Global Warming Potential: GWP)

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกหรือศักยภาพในการทำให้โลกร้อนประเมินได้จากการวัดหรือคำนวณปริมาณก๊าซเรือนกระจกแต่ละชนิดที่เกิดขึ้นจริงและแปลงค่าให้อยู่ในรูปของก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่าโดยใช้ค่าศักยภาพในการทำให้โลกร้อนในรอบ 100 ปีของ IPCC (GWP100) ที่เป็นค่าล่าสุดเป็นเกณฑ์ตัวอย่างเช่นก๊าซมีเทนมีค่า GWP100 เท่ากับ 25 หมายความว่า ก๊าzmีเทน 1 กิโลกรัมมีศักยภาพในการทำให้โลกร้อนเท่ากับก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ 25 กิโลกรัม ดังนั้นการปล่อยก๊าzmีเทน 1 กิโลกรัม คิดเป็นศักยภาพในการทำให้โลกร้อนเท่ากับ 25 กิโลกรัม คาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่าเป็นต้น

ระยะเวลาที่ใช้ทำการประเมิน

ในการประเมินผลกระทบที่เกิดขึ้นจากการปล่อยก๊าซเรือนกระจกตลอดวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ให้คำนวณเป็นค่าผลกระทบของปริมาณก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์เทียนเท่าที่ถูกปล่อยออกในช่วง 100 ปีหลังจากมีการผลิตผลิตภัณฑ์นั้นๆ ในกระบวนการปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปล่อยออกมาระดับวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ยกเว้นช่วงกำจัดซาก (Final Disposal) ให้ถือว่า มีการปล่อยก๊าซเรือนกระจกออกเพียงครั้งเดียวที่จุดเริ่มต้นของช่วงอายุ 100 ปี

สำหรับช่วงการกำจัดซากใช้หลักการว่ามีการทยอยปล่อยก๊าซเรือนกระจกออกมามากไปตลอดช่วงเวลา 100 ปีโดยคูณกับค่าถ่วงน้ำหนักของช่วงเวลาการปล่อยก๊าซเรือนกระจกในช่วง 100 ปี ซึ่งเท่ากับ 0.76

บทนิยาม (Terms and Definitions)

การเก็บกักคาร์บอน (Carbon storage)

การเก็บกักคาร์บอนโดยกระบวนการทางชีวภาพหรือที่มีอยู่ในอากาศให้อยู่ในรูปแบบที่ไม่ใช่ก๊าซที่พบในชั้นบรรยากาศ

การชดเชย (Offsetting)

การนำปริมาณการปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่ลดลงจากกิจกรรมการดำเนินงานต่างๆ ขององค์กรซึ่งไม่มีความเกี่ยวข้องกับวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ที่ต้องการประเมินมาหักลบเพื่อลดปริมาณการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของผลิตภัณฑ์

การเป็นส่วน (Allocation)

การแบ่งส่วนปริมาณสารเข้าหรือสารออกของกระบวนการหรือระบบของผลิตภัณฑ์ที่ศึกษาไปยังผลิตภัณฑ์เป้าหมายและผลิตภัณฑ์อื่นๆ ที่เกิดขึ้นในระบบของผลิตภัณฑ์

การปล่อยก๊าซเรือนกระจก (Greenhouse Gas Emission)

มวลสารทั้งหมดของก๊าซเรือนกระจกที่ถูกปล่อยสู่บรรยากาศในช่วงเวลาหนึ่ง

การดูดกลับก๊าซเรือนกระจก (Greenhouse Gas Removal)

มวลสารทั้งหมดของก๊าซเรือนกระจกที่ถูกดึงออกจากบรรยากาศในช่วงเวลาหนึ่ง

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกช่วงต้นน้ำ (Upstream Emissions)

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกในช่วงก่อนเข้าสู่วัสดุที่มีวิธีของผลิตภัณฑ์เป้าหมายซึ่งอาจเกิดขึ้นจากการผลิตหรือการได้มาซึ่งวัสดุที่มาจากกระบวนการผลิตขององค์กรที่ทำการวัดcarbon足迹พื้นที่

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกช่วงปลายน้ำ (Downstream Emissions)

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่เกิดขึ้นหลังจากกระบวนการผลิตของผลิตภัณฑ์เป้าหมายซึ่งอาจเกิดขึ้นหลังจากผลิตภัณฑ์ถูกจำหน่ายออกจากองค์กรที่ทำการวัดcarbon足迹พื้นที่

ขอบเขตของระบบ (System Boundary)

ขอบเขตของการวิเคราะห์ระบบของผลิตภัณฑ์ที่จะทำการพิจารณา

ข้อมูลปฐมภูมิ (Primary Data)

ข้อมูลที่ได้จากการตรวจสอบกิจกรรมการผลิตในโรงงานหรือองค์กร หรือกิจกรรมการผลิตที่อยู่ภายใต้การควบคุมหรือท่องค์กรมีอำนาจในการเข้าถึงข้อมูล

ข้อมูลทุติยภูมิ (Secondary Data)

ข้อมูลที่ได้มาจากการแหล่งข้อมูลอื่นนอกเหนือข้อมูลปฐมภูมิ

ค่าcarbon dioxide เทียบเท่า (Carbon Dioxide Equivalent, CO₂e)

ค่าแสดงความสามารถในการทำให้โลกร้อนเมื่อเทียบในรูปปริมาณก๊าซcarbon dioxide ซึ่งคำนวณได้จากการผลิตของก๊าซเรือนกระจกคูณด้วยค่าศักยภาพในการทำให้เกิดภาวะโลกร้อน

ศักยภาพในการทำให้เกิดภาวะโลกร้อน (Global Warming Potential: GWP)

ค่าศักยภาพของก๊าซเรือนกระจกในการทำให้โลกร้อนซึ่งขึ้นอยู่กับประสิทธิภาพในการแปรรังสีความร้อนและอายุของก๊าซนั้นๆ ในบรรยากาศโดยคิดเทียบกับการแปรรังสีความร้อนของก๊าซ carbon dioxide ได้ออกไช้ด

ไบโอดิเจนิก (Biogenic)

สารที่มาจากการชีวมวลแต่ยังไม่เป็นฟอสซิลหรือมาจากฟอสซิล

สินค้าทุน (Capital Goods)

เครื่องจักรอุปกรณ์และอาคารสิ่งปลูกสร้างที่ใช้ในภูมิภาคชีวิตของผลิตภัณฑ์

ผลิตภัณฑ์ร่วม (Co-product)

ผลิตภัณฑ์อื่นที่ไม่ใช่ผลิตภัณฑ์หลักที่เกิดขึ้นจากการกระบวนการผลิตเดียวกันและมีมูลค่า

ทางเศรษฐศาสตร์

หน่วยการทำงาน (Functional Unit)

หน่วยการทำงานของผลิตภัณฑ์ซึ่งใช้ในการกำหนดขอบเขตการจัดเก็บข้อมูลสาขาเข้า

และสาขาของจากระบบทผลิตภัณฑ์

หน่วยผลิตภัณฑ์ (Product Unit)

หน่วยของผลิตภัณฑ์ซึ่งอาจกำหนดแยกตามหน่วยบัญชีประจำตัวหรือขนาดบรรจุจำนวนอยู่พื้นที่หรือตามรูปแบบที่วางจำหน่ายอื่นๆ

สัดส่วนการปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่มีนัยสำคัญ (Material Contribution)

การปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่มากกว่าร้อยละ 1 ของการปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมดจากผลิตภัณฑ์ตลอดภูมิภาคชีวิต

การตัดออก (Cut off)

การไม่นำบัญชีประจำตัวที่มีน้ำหนักตัวน้อยกว่าร้อยละ 1 ของการปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่มีนัยสำคัญออกจากจากระบบทมาใช้ในการคำนวณหรือประเมิน

การประเมินผลกระทบประมูลภูมิภาคชีวิต

ปัจจุบันโปรแกรมสำหรับที่นิยมใช้โปรแกรมนี้ คือ โปรแกรม SimaPro ซึ่งพัฒนาโดยประเทศไทยเนเธอร์แลนด์ โปรแกรมประกอบด้วย 2 ส่วนหลักๆ คือ 1) ฐานข้อมูลบัญชีรายการ และ 2) ข้อมูลในการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม โดยทั้ง 2 ส่วนได้มีการบันทึกข้อมูลต่างๆ ที่เกี่ยวข้องไว้มาก many แต่ผู้ที่นำโปรแกรมไปใช้งานไม่สามารถเพิ่มเติมหรือเปลี่ยนแปลงแก้ไขได้ ได้

ถึงเวลาแล้วที่ประเทศไทยจะต้องจัดให้มีฐานข้อมูลต่างๆ เพื่อใช้สำหรับการประเมินภูมิภาคชีวิตของผลิตภัณฑ์ หรือของกระบวนการผลิต หรือของกระบวนการบริการ ทั้งนี้เพื่อเป็นการเตรียมความพร้อมสำหรับมาตรการต่างๆ ที่เกี่ยวข้องกับสิ่งแวดล้อมอย่างไร้ความส่วนภูมิในปัจจุบันของประเทศไทย ยังต้องมีความร่วมมือจากทั้งภาครัฐบาลและเอกชนที่จะทำให้มีฐานข้อมูลต่างๆ ซึ่งฐานข้อมูลเหล่านี้ จะทำให้สามารถพัฒนาโปรแกรมสำหรับที่ใช้ฐานข้อมูลจริงภายในประเทศไทย รวมไปถึงการศึกษาวิจัยเพื่อนำเสนอต่อสาธารณะที่มีผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม ผลที่ได้ตามมาจากการ

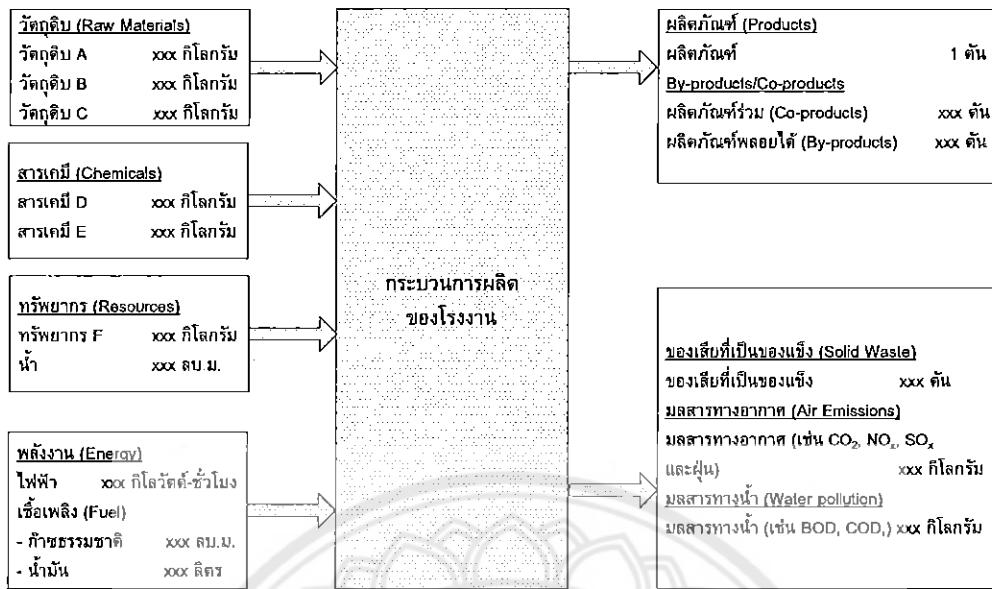
การประเมินวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ หรือของกระบวนการผลิต หรือของกิจกรรมบริการต่างๆ คือการที่ประชาชนในประเทศไทยมีคุณภาพชีวิตที่ดีขึ้นดังตาราง 14

ตาราง 14 โปรแกรมสำเร็จรูปสำหรับการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิต (LCA)

โปรแกรมสำเร็จรูป	ผู้ผลิตโปรแกรม	ประเทศผู้ผลิต
SimaPro	Pre' Consultants	เนเธอร์แลนด์
GaBi 3.2	IKP Stuttgart	เยอรมนี
TEAM 3.0	Ecobilan	ฝรั่งเศส
LCAiT	Chalmers	สวีเดน
KCL - Eco	KCL	ฟินแลนด์
Umberto 4.1	Ifu / ifeu	เยอรมนี
EcoPro	EMPA, Sinum	สวิตเซอร์แลนด์
Boustead	Boustead	อังกฤษ
NIRE - LCA	NIRE / AIST	ญี่ปุ่น
JEMAI - LCA	JEMAI	ญี่ปุ่น

การวิเคราะห์บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม (Life Cycle Inventory Analysis: LCI)

การวิเคราะห์บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม คือ ขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลบริมาณของสารที่เข้าและออกจากระบบของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ การคำนวณหาปริมาณสารขาเข้า (Input) และสารขาออก (Output) จากการผลิตผลิตภัณฑ์ โดยพิจารณาถึงการใช้ทรัพยากร การใช้พลังงาน การใช้สารเคมีในกระบวนการผลิตรวมไปถึงการปล่อยของเสียหรือมลพิษต่าง ๆ ออกสู่อากาศ น้ำ และดิน ดังภาพ 16



ภาพ 16 ตัวอย่างบัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

การประเมินผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม (Life Cycle Impact Assessment: LCIA)

การประเมินผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม คือ การนำข้อมูลจากขั้นตอนในการจัดทำบัญชีรายการ (LCI) มาประเมินผลกระทบที่มีต่อสิ่งแวดล้อม เพื่อให้ได้ข้อมูลการแลกเปลี่ยนทางสิ่งแวดล้อมของระบบผลิตภัณฑ์ทั้งหมด โดยในขั้นตอนการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม ประกอบด้วย การประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม ซึ่งจะวิเคราะห์การเกิดสภาวะโลกร้อนที่เกิดจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ และการใช้พลังงานของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี

かるbon พุตพริ้นท์ของผลิตภัณฑ์ [16]

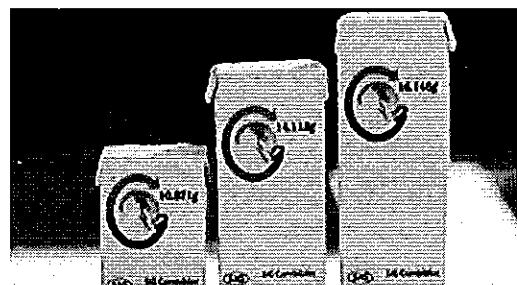
การส่งเสริมการใช้かるbon พุตพริ้นท์ (Carbon Footprint) ของผลิตภัณฑ์ การปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกิจกรรมต่างๆ ของมนุษย์อย่างต่อเนื่อง ไม่ว่าจะเป็นจากการใช้พลังงาน การเกษตร การพัฒนาและขยายตัวของภาคอุตสาหกรรม การขนส่ง รวมถึงการตัดไม้ทำลายป่า และการทำลายสิ่งแวดล้อมในรูปแบบอื่นๆ ล้วนเป็นสาเหตุสำคัญของการเกิดภาวะโลกร้อน ซึ่งได้ส่งผลกระทบต่อการดำรงชีพของมนุษย์ สิ่งมีชีวิต และสิ่งแวดล้อมที่มีปัจจัยทางความรุนแรงมากขึ้น ดังนั้น การลดการปล่อยก๊าซเรือนกระจกเพื่อลดภาวะโลกร้อน จึงเป็นหน้าที่ของผู้ที่เกี่ยวข้องทุกภาคส่วน ทั้งภาคอุตสาหกรรมและการเกษตรกรรมในฐานะผู้ผลิต ภาคบริการในฐานะผู้ซื้อเคลื่อนกิจกรรม รวมถึงภาคประชาชนในฐานะผู้บริโภค

การเลือกซื้อสินค้าหรือบริการที่มีการปล่อยก้าวเรื่องน่าสนใจ จึงเป็นทางหนึ่งที่ผู้บริโภคจะมีส่วนร่วมในการบริหารจัดการก้าวเรื่องน่าสนใจ และยังเป็นกลไกทางการตลาด ในการกระตุ้นให้ผู้ผลิตพัฒนาสินค้า ที่ลดการปล่อยก้าวเรื่องน่าสนใจตามความต้องการของผู้บริโภคด้วย

ผู้บริโภคจำเป็นต้องมีข้อมูลในการตัดสินใจเลือกซื้อ องค์กรบริหารจัดการก้าวเรื่องน่าสนใจ (องค์กรรวมทัชชัน) หรือ อนก.ในฐานะหน่วยงานที่ทำหน้าที่ในการส่งเสริมและพัฒนาศักยภาพ ตลอดจนให้คำแนะนำแก่หน่วยงานภาครัฐและเอกชนในการบริหารจัดการก้าวเรื่องน่าสนใจ จึงได้ พัฒนาโครงการส่งเสริมการใช้คาร์บอนฟุตพري้ทของผลิตภัณฑ์เพื่อส่งเสริมให้ผู้บริโภค มีข้อมูล การปล่อยก้าวเรื่องน่าสนใจของผลิตภัณฑ์แต่ละชนิดประกอบการตัดสินใจ และเป็นการเพิ่ม ขีดความสามารถของอุตสาหกรรมไทยในการแข่งขันในตลาดโลก

"คาร์บอนฟุตพรี้ท" หมายถึง ปริมาณก้าวเรื่องน่าสนใจที่ปล่อยออกมายังโลกจากผลิตภัณฑ์ แต่ละหน่วย ตลอดวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์ ตั้งแต่การได้มาซึ่งวัสดุดิบ การขนส่ง การประกอบ ซึ่งส่วน การใช้งาน และการจัดการซากผลิตภัณฑ์หลังใช้งาน โดยคำนวณออกมานิรูปของ คาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่า

เครื่องหมายคาร์บอนฟุตพรี้ทดังภาพ 17 ที่จะติดบนสินค้าหรือผลิตภัณฑ์ต่างๆ นั้น เป็นการแสดงข้อมูลให้ผู้บริโภคได้ทราบว่า ตลอดวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์เหล่านั้นมีการปล่อย ก้าวเรื่องน่าสนใจอย่างไร ตั้งแต่กระบวนการนำเข้ามาในประเทศ ตั้งแต่กระบวนการหัววัสดุดิบ การผลิต การขนส่ง การใช้งาน และการกำจัด เมื่อถูก棄用เป็นขยะ เป็นของเสีย ซึ่งจะช่วยในการตัดสินใจซื้อของผู้บริโภค และกระตุ้นให้ ผู้ประกอบการปรับเปลี่ยนเทคโนโลยีในการผลิตให้เป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อมมากยิ่งขึ้น การใช้ คาร์บอนฟุตพรี้ทยังช่วยเพิ่มขีดความสามารถในการแข่งขันในตลาดโลกด้วย เนื่องจากขณะนี้ ในหลายประเทศเริ่มมีการนำคาร์บอนฟุตพรี้ทมาใช้กันแล้ว ทั้งในอังกฤษ ฝรั่งเศส สวิสเซอร์แลนด์ แคนาดา ญี่ปุ่น และเกาหลี เป็นต้น และมีการเรียกร้องให้สินค้าที่นำเข้าจากประเทศไทยต้องติด เครื่องหมายคาร์บอนฟุตพรี้ทด้วย นอกจากนั้น หากประเทศไทยมีการดำเนินโครงการและเก็บข้อมูล การลดการปล่อยก้าวเรื่องน่าสนใจที่ชัดเจน จะช่วยให้เรามีอำนาจในการต่อรองมากยิ่งขึ้นในการประชุม ระดับโลกเพื่อกำหนดแนวทางแก้ไขปัญหาภาวะโลกร้อน



ภาพ 17 คาร์บอนฟุตพรินท์ของผลิตภัณฑ์

คาร์บอนฟุตพรินท์

คาร์บอนฟุตพรินท์หรือที่เรียกว่า Carbon Profile (ข้อมูลรวมก้าชคาร์บอนไดออกไซด์) คือ ปริมาณรวมของก้าชคาร์บอนไดออกไซด์และก้าชเรือนกระจกจากอื่นๆ อาทิ ก๊าซมีเทนเป็นต้นที่ปล่อยออกมายจากผลิตภัณฑ์หรือบริการ (ตามข้อกำหนด ISO 14040) ตลอดวัฏจักรชีวิตทั้งนี้แหล่งกำเนิดของก๊าซมาจากกิจกรรมต่างๆ อาทิ การใช้ไฟฟ้า การใช้เชื้อเพลิงฟอสซิลกระบวนการในภาคอุตสาหกรรม กิจกรรม เป็นต้น

คาร์บอนฟุตพรินท์เป็นการวัดผลกระทบของผลิตภัณฑ์และบริการจากกิจกรรมของมนุษย์ ที่มีต่อสิ่งแวดล้อมเชิงบวกมาโดยใช้ตัวบ่งชี้โอกาสในการเกิดภาวะโลกร้อน (GWP) ทั้งนี้องค์กร Intergovernmental Panel on Climate Change; IPCC ได้กำหนดค่า GWP ของก๊าชต่างๆ โดยเปรียบเทียบกับก้าชคาร์บอนไดออกไซด์ในระยะเวลาที่กำหนดอาทิ 20, 100, 500 ปี ทั้งนี้โดยทั่วไปจะใช้ค่า GWP ของก๊าชเรือนกระจกที่ระยะเวลา 100 ปี ดังตาราง 15

ตาราง 15 ก้าชเรือนกระจกที่ถูกควบคุมภายใต้พิธีสารเกียวโตและค่าศักยภาพ
ในการทำให้โลกร้อน

Species	Chemical formula	GWP100
Carbon dioxide	CO ₂	1
Methane	CH ₄	25
Nitrous oxide	N ₂ O	298
Hydrofluorocarbon	HFCs	4,750 – 14,400
Sulphur hexafluoride	SF ₆	22,800
Perfluorocarbon	PFCs	7,390 – 10,300

ที่มา: Intergovernmental Panel on Climate Change, 2007

การตรวจวัดค่าร์บอนฟุตพรินท์

การประเมินค่าวัสดุคงทนที่ใช้หลักการการประเมินวัสดุจารชีวิตผลิตภัณฑ์ซึ่งเป็นหลักการตามมาตรฐานสากล ISO 14040 และ ISO 14044 ที่ใช้สำหรับการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อมตลอด 生命周期จารชีวิตโดยการประเมินค่าวัสดุคงทนที่จัดเป็นหัวข้อหนึ่งของหลักการการประเมินวัสดุจารชีวิต

ข้อควรระวังการประเมินค่ารับอนุญาตพิรินท์เป็นการวัดการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกเพียงอย่างเดียวดังนั้นผู้ประเมินค่ารับอนุญาตพิรินท์ต้องระวังในการวิเคราะห์และแปลผลข้อมูลเนื่องจากอาจเกิด Burden Shift หรือการโอนย้ายผลกระทบไปสิ่งแวดล้อมเป็นผลให้ผลิตภัณฑ์หรือบริการมีผลกระทบสิ่งแวดล้อมด้านอื่นสูงขึ้น

ฉลากควรบอนในต่างประเทศ

สืบเนื่องจากพิธีสารเกี่ยวกับที่ประเทศสมานิษฐานเป้าหมายที่จะลดปริมาณการปล่อยก๊าซ
คาร์บอนไดออกไซด์หรือ ก๊าชเรือนกระจกที่เป็นสาเหตุของการเพิ่มขึ้นของอุณหภูมิโลกลงให้ได้
ร้อยละ 5.2 ภายในปี พ.ศ. 2555 จากปริมาณที่ปล่อยในปีรุ่น พ.ศ. 2533 ทำให้เกิดการค้า
คาร์บอนเครดิตขึ้น ซึ่งประเทศไทยที่ไม่สามารถลดปริมาณก๊าชเรือนกระจกได้ตามเป้าหมาย
มีความจำเป็นต้องซื้อคาร์บอนเครดิตจากประเทศที่มีเครดิตเหลือ ผลของการอนุรักษ์สิ่งแวดล้อม
จึงเริ่มกลายเป็นธุรกิจการซื้อขายคาร์บอนเครดิต ระหว่างประเทศ และเชื่อว่าจะมีมูลค่ามหาศาล
ในระยะต่อไป โดยธุรกิจนี้จะแพร่กระจายเป็นวงกว้าง ทำให้หลายประเทศสนใจการสร้าง
ความตระหนักรถบัญชาการเกิดสภาพโลกร้อนทั่วในหมู่ผู้ผลิตและผู้บริโภค จนมีหลายประเทศให้
ความสนใจในการศึกษาคิด ค้นหาการค้าคาร์บอนฟุตพري้ทขึ้นเพื่อบอกจำนวนก๊าชเรือนกระจก
ที่ผลิตภัณฑ์น้ำ ผลิตต่อหนึ่งหน่วยสินค้าโดยวิธีการคิดคาร์บอนฟุตพริ้นท์ จะเริ่มตั้งแต่การจัดหา
วัสดุดีบแล้วนำไปแปรรูปผลิต จนถึงการจัดจำหน่ายและย่อยสลาย ทำให้ผู้บริโภคทราบถึงความใส่ใจ
ของผู้ผลิตต่อปัญหาโลกร้อน อีกทั้งยังสามารถสร้างความตื่นตัวในกลุ่มผู้บริโภคให้เลือกซื้อสินค้า
ที่ปล่อยก๊าชเรือนกระจก ในขั้นตอนการผลิตน้ำอย่างกว้างขันเดียว กันแต่ต่างๆ ตราสินค้า

คาร์บอนฟุตพ्रินท์ เป็นตัวเลขที่บ่งบอกปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปล่อยออกมายังโลก ผลิตภัณฑ์แต่ละหน่วยต้องคำนึงถึงวิธีของผลิตภัณฑ์ (LCA) โดยคำนวนออกมาในรูปของ คาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่า (kgCO_2e หรือ TCO_2e) ซึ่งในปัจจุบันอุตสาหกรรมและตลาดการค้าให้ ความสนใจด้านนี้เป็นสำคัญโดยเฉพาะตลาดส่งออก ดังนั้น เพื่อยกระดับคุณภาพสานักงานให้แข่งขันได้ ในตลาด จึงจำเป็นต้องมีการวิเคราะห์ประสิทธิภาพของผลิตภัณฑ์ของตัวเอง คือ การประเมิน การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกนั่นเอง โดยทั่วไปปริมาณการปลดปล่อยคาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่า จะบอกเป็นตัวเลขที่ติดอยู่กับฉลากของผลิตภัณฑ์นั่นเอง มี 3 ประเภทด้วยกัน ได้แก่

1. ฉลาก Low-Carbon-Seal เป็นฉลากที่ไม่แสดงจำนวนคาร์บอนที่ปลดปล่อย
 2. ฉลาก Carbon Score เป็นฉลากที่มีการแสดงจำนวนคาร์บอนติดไว้บนตัวผลิตภัณฑ์

ผู้บริโภคสามารถเปรียบเทียบสินค้าได้

 3. ฉลาก Carbon Rating เป็นฉลากลักษณะจัดระดับคล้ายฉลากประหยัดพลังงาน



ภาพ 18 ตัวอย่างฉลากครัวบอนของประเทศไทย

สำหรับประเทศไทยมีผลิตภัณฑ์ที่ได้รับการอนุมัติให้ขึ้นทะเบียนครั้งบอนฟุตพรินท์แล้วจำนวน 188 บริษัท [17] ซึ่งครั้งบอนฟุตพรินท์แม้ว่าจะเป็นมาตรฐานการสมัครใจแต่มีแนวโน้มจะกลยุทธ์เป็นมาตรฐานการที่ส่งผลต่อการค้าอย่างแน่นอน โดยเฉพาะการส่งออกกับคู่ค้าในต่างประเทศ ซึ่งปัจจุบันการแข่งขันในตลาดไม่ได้ขึ้นอยู่กับรูปแบบของสินค้าอย่างเดียว แต่ความเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อมจะมามีอิทธิพลต่อการสร้างจุดขายที่เหนือกว่าคู่แข่งได้ ข้อมูลครั้งบอนฟุตพรินท์เป็นส่วนสำคัญที่จะสามารถผลักดันให้ผลิตภัณฑ์มีประสิทธิภาพ รวมถึงการจัดการรายในองค์กรอย่างเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม

การจัดทำมาตรฐานการทางพลังงาน ตามมาตรฐาน ISO 50001 [18]

วิกฤติพลังงานเป็นประเด็นที่ท้าโลกให้ความสำคัญเนื่องจากต้นทุนพลังงานปัจจุบันปรับตัวสูงขึ้นและมีแนวโน้มที่พลังงานจะหมดลง จึงมีความจำเป็นที่จะต้องมีระบบการจัดการพลังงานที่มีประสิทธิภาพเพื่อให้ควบคุมการใช้พลังงานในองค์กรเกิดประโยชน์สูงสุด ซึ่งที่ผ่านมาโดยส่วนใหญ่แล้วองค์กรจะให้ความสำคัญกับการจัดการต้นทุนด้านอื่นมากกว่า เช่น วัสดุใน

ยอดขาย แต่เมื่อราคายังคงสูงขึ้นทำให้องค์กรต่างๆ หันมาพัฒนาควบคุมการใช้พลังงานในองค์กรให้มีประสิทธิภาพมากขึ้น

จากปัจจัยดังกล่าวทำให้องค์กรระหว่างประเทศหลายๆ องค์กรที่เกี่ยวข้องกับสิ่งแวดล้อมและพลังงานต่างพยายามแล้วกำหนดข้อมาตรฐานรับกับภาวะโลกที่เปลี่ยนแปลงไปอย่างเช่น องค์กรระหว่างประเทศว่าด้วยมาตรฐาน (International Organization for Standardization: ISO) ได้มองถึงปัญหาที่กล่าวมาข้างต้นจึงจัดทำมาตรฐาน ISO 50001 ซึ่งเป็นมาตรฐานระบบการจัดการพลังงานให้องค์กรต่างๆ ได้นำไปใช้ เพื่อช่วยควบคุมและลดค่าใช้จ่ายด้านพลังงาน รองรับกับวิกฤตด้านพลังงานและลดการส่งผลกระทบต่อภาวะโลกร้อนที่เกิดขึ้นในปัจจุบัน

โดย ISO 50001 นั้นได้เริ่มประกาศใช้มาตั้งแต่ปี 2554 และในปี 2555 กระทรวงอุตสาหกรรมได้ประกาศให้ นกอ.50001- 2555 ระบบการจัดการพลังงาน รวมถึงออกแบบข้อกำหนดและข้อแนะนำในการใช้สมทบที่มีความต้องการให้องค์กร เพื่อให้องค์กรต่างๆ มีแนวทางพัฒนาระบบการจัดการพลังงานได้สะดวกขึ้น ทั้งกลุ่มธุรกิจและกลุ่มโรงงานอุตสาหกรรมให้ความสำคัญ และได้รับรองมาตรฐาน ISO 50001 กันมากขึ้น

ประโยชน์ของ ISO 50001

ประโยชน์ต่อองค์กร

1. เกิดการจัดการพลังงานอย่างเป็นระบบ ซึ่งหมายถึงทราบสภาพการใช้พลังงานของตนเอง รู้ว่าจะจัดการหรือควบคุมพื้นที่ใดที่ใช้พลังงานสูงหรือเกินค่าที่กำหนด จนเป็นผลให้เกิดการวางแผนในการปรับปรุงโดยการสร้างมาตรฐานต่างๆ ต่อไป

2. เกิดตัวชี้วัดสมรรถนะขององค์กร (Company Performance Indicator) ในด้านพลังงานเพิ่มขึ้นให้กับองค์กร นอกเหนือจากตัวชี้วัดอื่นๆ ที่ผู้บริหารมีอยู่แล้ว เช่น ด้านการเงิน ด้านยอดขาย ด้านบุคลากร เป็นต้น ซึ่งตัวชี้วัดสมรรถนะด้านพลังงาน (Energy Performance Indicator; EnPI) นี้ จะเข้ามามีบทบาทในการที่ผู้บริหารสามารถใช้ติดตามการปฏิบัติต่างๆ ของทั่วพื้นที่ที่มีการใช้พลังงานในการควบคุมและจัดการการใช้พลังงานได้เป็นอย่างดี

3. เกิดการควบคุมการปฏิบัติงาน (Standard Operation Control ; SOP) ในเครื่องจักร/อุปกรณ์ที่ใช้พลังงาน ซึ่งทำให้ผู้ปฏิบัติงานทราบการควบคุมให้เครื่องจักร/อุปกรณ์ทำงานในสภาวะที่เหมาะสม และสามารถฝ่าติดตาม ความถี่งบรับประทานได้ในทันที

4. เกิดการตรวจวัดการใช้พลังงาน หรือ ประสิทธิภาพ ของเครื่องจักรอุปกรณ์ที่สำคัญอย่างสม่ำเสมอ เพื่อเฝ้าติดตาม หรือควบคุมให้อยู่ในสภาวะที่เหมาะสม

5. เกิดการยอมรับในระดับสากล เป็นการเสริมภาพลักษณ์ให้กับองค์กรในด้าน CSR ยิ่งทางหนึ่ง

6. เกิดการลดต้นทุนด้านพลังงานอย่างยั่งยืน ทำให้องค์กรสามารถเป็นการเพิ่มความสามารถในการแข่งขันในตลาด และ เป็นการเพิ่มความสามารถในการผลิตและบริการ

7. เกิดการติดตามกฎหมายที่องค์กรต้องปฏิบัติตามในด้านพลังงานต่างๆ อย่างเป็นระบบ รวมถึงการควบคุมการปฏิบัติให้สอดคล้องและครบถ้วนตามที่กฎหมายกำหนด

8. เกิดความตระหนักและมีส่วนร่วมในการควบคุมและอนุรักษ์พลังงานในพนักงานทุกระดับ อันเป็นผลมาจากการมีกำหนดดัชนีชี้วัดสมรรถนะด้านพลังงาน เป้าหมายและแผนงานต่างๆ ในแต่ พื้นที่ที่มีการใช้พลังงานอย่างเป็นระบบ

ประโยชน์ต่อพนักงาน

เกิดการฝึกอบรมอย่างเป็นระบบทั้งด้านข้อกำหนด ด้านเทคนิค และ ด้านจิตสำนึกรักษาพลังงานเป็นเพิ่มความรู้ความสามารถให้กับพนักงานที่เกี่ยวข้องที่ต้องปฏิบัติตามระบบจัดการพลังงานที่กำหนดเอาไว้

ประโยชน์ต่อประเทศไทยและประโยชน์ต่อลูกค้า

1. เกิดการควบคุม การลดใช้พลังงาน และ การเปลี่ยนมาใช้พลังงานรูปแบบอื่นๆ อย่างเป็นระบบและยั่งยืนขององค์กรต่างๆ ทำให้ประเทศไทยสามารถลดการนำเข้าพลังงาน และเป็นการเพิ่มความมั่นคงทางพลังงานอีกทางหนึ่งด้วย

2. เกิดกลไกในการช่วยลดการปล่อยก๊าซเรือนกระจกเพิ่มเติมจากกลไกอื่นๆ ที่มีอยู่แล้ว

งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

การศึกษาและวิจัยที่เกี่ยวข้องกับวิเคราะห์วัฏจักรชีวิตและการประเมินคาร์บอนฟุตพринท์ มีการศึกษาไว้อย่างหลากหลาย ทั้งในและนอกประเทศไทย และมีการเผยแพร่ทั้งหนังสือ คู่มือ และบทความทางวิชาการ โดยในงานวิจัยนี้สนใจการวิเคราะห์วัฏจักรชีวิตเพื่อนำไปสู่การจัดทำฉลากคาร์บอนของผลิตภัณฑ์ จึงได้รวมงานวิจัยที่เกี่ยวข้องไว้ดังนี้

M. Yuttitham, et al. [19] ได้ทำการประเมินคาร์บอนฟุตพринท์ (CFP) ของน้ำตาลที่ผลิตได้จากอ้อยในภาคตะวันออกของประเทศไทยประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกจาก (CO_2 , CH_4 และ N_2O) ในช่วงการเพาะปลูกอ้อยและช่วงการผลิตของโรงงานน้ำตาลซึ่งโรงงานมีการใช้เชื้อเพลิงฟอสซิลปุ๋ยเคมีปุ๋ยอินทรีย์ชีวมวลจากอ้อยและมีการเก็บรวบรวมข้อมูลระหว่างการปลูกจากการสำรวจตามแบบสอบถามและการสัมภาษณ์การที่บ้านจะใช้เชื้อเพลิงฟอสซิลและมีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกระบวนการบ้านด้านน้ำเสียซึ่งการผลิตน้ำตาลมีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก約 $0.55 \text{ kg CO}_2\text{e/kg}$ ซึ่งเป็นการลดปล่อยมากจากกระบวนการปลูกอ้อย $0.49 \text{ kg CO}_2\text{e}$ และมาจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทราย $0.06 \text{ kg CO}_2\text{e/kg}$ ส่วนของการปลูกอ้อยจะมีการปลดปล่อยก๊าซ

เรื่องผลกระทบจากกิจกรรมการใช้ปุ๋ยที่มีเชื้อเพลิงฟอสซิลและชีวมวลจากการเผาไนมและการประเมินค่ารับอนุตตพริន์ที่ในภาคตะวันออกของประเทศไทยมีความไวต่อการเลือกชนิดของข้อมูลโดยคำนวนจากปัจจัยการเปลี่ยนแปลงระหว่างการปลูกอ้อยของไร่ซึ่งไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญจากค่ารับอนุตตพริน์ที่คาดคะเนด้วยว่าจะเป็นไร่นาดเล็กก็มีแนวโน้มของค่ารับอนุตตพริน์ที่ค่อนข้างสูงกว่าที่ได้คาดคะเนและคาดเดาในญี่

วิทยา กันยา [20] ได้ทำการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลรายเดือน ซึ่งอุดหนุนรวมอ้อยและน้ำตาลทรายมีผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม ทำให้งานวิจัยจึงทำการประเมินวัฏจักรชีวิตน้ำตาลทรายเดือน 1 ตัน เพื่อศึกษาการประเมินผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมโดยใช้โปรแกรมสำเร็จรูป Simapro version 7.1 วิธีการ Eco-indicator 99 จากการศึกษาพบว่า ผลกระทบต่อสุขภาพมนุษย์ 9.27×10^{-4} DALY ผลกระทบต่อระบบนิเวศวิทยา $34.34 \text{ PDF}^{\circ}\text{m}^2\text{yr}$ และผลกระทบต่อการลดลงของทรัพยากร $1.85 \times 10^3 \text{ MF surplus}$ และการตกลงร่วมกันให้เกิดผลกระทบมากที่สุดในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายเดือน

ชาครีย์ รดา [21] ได้ทำการศึกษาวิธีการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก ในรูปแบบของค่ารับอนุตตพริน์ท์ของผลิตภัณฑ์แบ่งมันสำปะหลังซึ่งแบ่งการประเมินตามแหล่งกำเนิดออกเป็น 6 ส่วน คือการใช้ประโยชน์ที่ดินการเพาะปลูกมันสำปะหลังการขนส่งจากไร่มันไปยังโรงงานการผลิตแบ่งมันสำปะหลังระบบบำบัดน้ำเสียและระบบก๊าซชีวภาพการศึกษาได้ดำเนินการโดยรวมปัจจัยการผลิตทั้งข้อมูลปัจจุบันและข้อมูลทุติยภูมิคิดคันวิธีการคำนวณและคำนวนค่าค่ารับอนุตตพริน์ท์ โดยปัจจัยที่เกี่ยวข้องในการคำนวนคือค่าแฟคเตอร์ (Emission Factor) และค่าศักยภาพในการก่อให้เกิดภาวะโลกร้อนเทียบกับก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ซึ่งใช้ค่าจากฐานข้อมูลด้านก๊าซเรือนกระจกที่ได้ทำการรวบรวมไว้และเป็นที่ยอมรับทั่วไปในประเทศไทยและต่างประเทศ เช่น Simple LCA หรือองค์กรที่ทำการศึกษาเรื่องก๊าซเรือนกระจกโดยเฉพาะ เช่น Intergovernmental Panel on Climate Change (IPCC), United Nations Framework Convention on Climate Change (UNFCCC) และองค์การบริหารก๊าซเรือนกระจกแห่งประเทศไทย (Thailand Greenhouse Gas Management Organization: TGO) เป็นต้นซึ่งในการประเมินค่ารับอนุตตพริน์ท์ของผลิตภัณฑ์หนึ่งๆ ซึ่งผลได้จะอยู่ในรูปของปริมาณก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์เทียบเท่าต่อผลิตภัณฑ์แบ่งมันสำปะหลัง 1 ตันโดยจากการศึกษานี้ทำให้ได้รู้วิธีการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในกระบวนการทั้ง 6 ส่วนวิธีการคำนวนที่จัดทำขึ้นได้นำมาทดลองใช้ในการวิเคราะห์ปริมาณการปลดปล่อยค่ารับอนุตตพริน์ท์จากโรงงานกรณีศึกษา 4 แห่ง ผลการประเมินพบว่าปริมาณค่ารับอนุตตพริน์ท์ของผลิตภัณฑ์มันสำปะหลังทั้ง 4 แห่ง มีค่าเฉลี่ย

2,154.21, 962.92, 172.81 และ 2,336.07 กิโลกรัมคาร์บอนไดออกไซด์เที่ยบเท่าต่อตันแป้งชี๊กการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกมีสาเหตุหลักมาจากการเผาปลูกแป้งมันสำปะหลังระบบบำบัดน้ำเสียกระบวนการผลิตการขันส่งระบบก๊าซเชื้อเพลิงและการใช้ประโยชน์ที่ดินตามลำดับ

Kazuhito, et al. [22] ได้ทำการศึกษาการปลดปล่อยก๊าซcarbonไดออกไซด์จากการปลูกอ้อยโดยการประเมินวัฏจักรชีวิต ณ ประเทศไทยเพื่อใช้ในการพัฒนาเกษตรกรรม โดยพิจารณาจากภาคการผลิตการณ์ทางเศรษฐกิจระยะยาว แต่ไม่ได้การถึงผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมจากการพัฒนาอย่างยั่งยืน ดังนั้นในการศึกษาครั้งนี้ประกอบไปด้วยการปลดปล่อยก๊าซcarbonไดออกไซด์จากการใช้ปุ๋ยและสารเคมีในกระบวนการปลูกอ้อยก่อให้เกิดผลกระทบมากที่สุด

Ramjeawon Toolseeram [23] ได้ทำการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิตของอ้อยบนเกษตรเมรีสซึ่งทำการศึกษาตั้งแต่การปลูกอ้อย การเก็บเกี่ยว การขนส่ง การใส่ปุ๋ย ยากำจัดศัตรูพืช และการผลิตกระแสไฟฟ้าจากการอ้อย โดยศึกษาผลกระทบการเปลี่ยนแปลงสภาพอากาศ การเกิดฝนกรด การเพิ่มธาตุอาหารพืชในน้ำ และสุขภาพของมนุษย์ ศึกษาปริมาณอ้อย 1 ตันจากการใช้จากการอ้อยเป็นเชื้อเพลิงคิดเป็นปริมาณก๊าซcarbonไดออกไซด์ 160 กิโลกรัม พบร่วมกับการปลูกอ้อยและการเก็บเกี่ยว มีผลกระทบมากที่สุด

ดารณี แจ้งหัยกุล [24] ได้ทำการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิตในการผลิตน้ำตาลทราย เป็นผลิตภัณฑ์ ซึ่งได้ทำการประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมของโรงงานน้ำตาลราชสีมา มีอัตราการใช้อ้อย 30,000 ตัน/วัน มีปริมาณกากอ้อย 238.14 ตัน/วัน ใช้ในการผลิตไอน้ำที่อุณหภูมิ 380 องศาเซลเซียส ทำการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมจากการเผาเพื่อเบรี่ยนเที่ยบการใช้ เชื้อเพลิง จากการศึกษาพบว่า ปัญหาภาวะโลกร้อน และปัญหาด้านสภาวะความเป็นกรด (Acidification) มีผลกระทบค่อนข้างน้อยมากจากการใช้จากการอ้อยเป็นเชื้อเพลิง ดังนั้นถ้าใช้กากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงจะช่วยลดสภาวะโลกร้อนและเป็นการนำเข้าของเสียงมาใช้ให้เกิดประโยชน์สูงสุด

นเรศ ใหญ่วงศ์ [25] ได้ทำการประเมินcarbon footprinที่ของผลิตภัณฑ์ข้าวโพดหวานบรรจุภัณฑ์ป่อง พบร่วมกับการผลิตข้าวโพดหวานบรรจุภัณฑ์ป่อง จำนวน 1 กระป่อง ขนาด 12 ออนซ์ มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมด 246 kgCO₂e ซึ่งมาจากกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิน 232 kgCO₂e หรือคิดเป็นร้อยละ 92 ของการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมด

วิจิตรรา วิทยาเพ็รอน [26] ได้ทำการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อมของวัฏจักรชีวิต ผลิตภัณฑ์จากการอ้อย 1 ตัน ทำการประเมินตั้งแต่ขั้นตอนการปลูกจนถึงกระบวนการผลิตน้ำตาล และการนำผลผลิตได้ไปใช้เป็นวัตถุดินในการผลิตผลิตภัณฑ์ชนิดแก่อาหารลดจากการน้ำตาล พลังงานไฟฟ้าและปาร์ติเกิลบอร์ดจากชานอ้อย ซึ่งจากการศึกษาพบว่ากระบวนการผลิตปาร์ติเกิลบอร์ด

ส่งผลกระทบด้านสภาวะโลกร้อนมากที่สุด กระบวนการปลูกอ้อยส่งผลกระทบด้านภาวะความเป็นกรดมากที่สุดและกระบวนการผลิตน้ำตาลส่งผลกระทบด้านสารก่อมะเร็งและด้านการใช้พลังงานมากที่สุด

Renouf [27] ได้ศึกษาผลกระทบสิ่งแวดล้อมจากการปลูกอ้อยในรัฐวีน์แลนด์ ประเทศอ๊อสเตรเลีย โดยเปรียบเทียบผลกระทบระหว่างการเพาะปลูกแบบส่งผลกระทบต่ำ (Low-impact) กับแบบส่งผลกระทบสูง (High-impact) ที่คำนึงถึงการใช้พลังงานการใช้น้ำ และการเกิดมูลฝอย เช่น พนวณการใช้พลังงานเฉลี่ยเท่ากับ 0.42 MJ/kg โดยระดับการใช้พลังงานสูงสุด 1.39 MJ/kg และต่ำสุด 0.14 MJ/kg ซึ่งพลังงานที่ใช้ส่วนใหญ่ในขั้นตอนการผลิตมูลฝอย (เฉลี่ย 0.161 MJ/kg) ขั้นตอนการใช้น้ำมันน้ำในไร่ (0.12 MJ/kg) และขั้นตอนการสูบน้ำ (0.10 MJ/kg) ตามลำดับ การใช้น้ำเฉลี่ยเท่ากับ 65.6 ลิตรต่顿อ้อย โดยระดับการใช้น้ำสูงสุด 487 ลิตรต่顿อ้อย และต่ำสุด 3.8 ลิตรต่顿อ้อย ซึ่งจำนวนน้ำที่ใช้ในระบบชลประทานจะมีอิทธิพลอย่างยิ่งต่อการใช้พลังงานสำหรับก้าชเรือนกระจากมีสาเหตุหลักมาจากการปล่อยไนโตรโซออกไซด์ (N_2O) ในไร่อ้อยโดยคำนวนหาปริมาณ N_2O ที่ปล่อยสูบบรรยากาศจากอัตราการใช้มูลฝอยในโตรเจน ส่วนศักยภาพในการเกิดมูลฝอยเช่นเฉลี่ยเท่ากับ $0.45 \text{ กรัม ฟอสเฟตต่อ กิโลกรัมตันอ้อย (PO}_4^{3-} (\text{e}) \text{ g/kg cane}$ โดยค่าสูงสุดคือ $1.43\text{PO}_4^{3-} (\text{e}) \text{ g/kg cane}$ และต่ำสุดคือ $0.07\text{PO}_4^{3-} (\text{e}) \text{ g/kg cane}$

Eduardo Barreto de Figueiredo [28] ได้ทำการศึกษาการปลดปล่อยก้าชเรือนกระจากที่มาจากการผลิตน้ำตาลของภาคใต้ของประเทศไทยชิ้ล ตั้งแต่การปลูกอ้อย การผลิต การเก็บเกี่ยว ปีการเพาะปลูก 2006/2007 มีการปลดปล่อยก้าชเรือนกระจากเท่ากับ $241 \text{ kgCO}_2\text{e/ton sugar}$ ค่าการปลดปล่อยก้าชเรือนกระจากของการเก็บเกี่ยวอ้อย $2,406 \text{ kgCO}_2\text{e/ha}$ กระบวนการปลูกอ้อยจะมีการปลดปล่อยก้าชเรือนกระจากอุกมา 26 $\text{kgCO}_2\text{e/ton sugar}$ การปล่อยก้าชเรือนกระจากทั้งหมด เป็นผลมาจากการลดต่ำลง 44% ผลจาก การใช้มูลฝอยสังเคราะห์ประมาณ 20 % และจากการเผาใหม่ เพิ่อเพลิงฟอสซิล 18%

จากการศึกษางานวิจัยที่เกี่ยวข้องควรบอนฟุตพรินท์ได้เริ่มเข้าสู่ประเทศไทยในปี พ.ศ.2551 จึงได้มีการศึกษาถลากควรบอนฟุตพรินท์จากประเทศไทยต่างๆ ซึ่งในต่างประเทศมีกฎหมายที่ออกบังคับสำหรับภาคธุรกิจ การออกถลากควรบอนฟุตพรินท์มีปัจจัยที่สำคัญคือการให้ข้อมูลกับผู้บริโภค ผู้ผลิตที่เกี่ยวข้อง ดังนี้ประเทศไทยจึงได้มีการออกถลากควรบอนฟุตพรินท์เพื่อส่งเสริมการส่องคุณภาพและยังเป็นการตระหนักรถึงความสำคัญทางด้านสิ่งแวดล้อมของผู้ผลิตและผู้บริโภค M. Yuttitham ได้ทำการประเมินควรบอนฟุตพรินท์ของน้ำตาลที่ผลิตได้จากอ้อยในภาคตะวันออกของประเทศไทยซึ่งการผลิตน้ำตาลมีการปลดปล่อยก้าชเรือนกระจากอุกมา $0.55 \text{ kgCO}_2\text{e/kg}$

ซึ่งเป็นการปลดปล่อยมาจากการกระบวนการปลูกอ้อย 0.49 kgCO₂e และมาจากการผลิตน้ำตาลทราย 0.06 kgCO₂e/kg วิทยา กันยา ได้ทำการศึกษาการประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายแต่ง 1 ตัน โดยศึกษาผลกระทบต่อสุขภาพมนุษย์ ผลกระทบต่อระบบเศรษฐกิจ แลและผลกระทบต่อการลดลงของทรัพยากร ชาครីย รดา ได้ทำการศึกษาวิธีการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในรูปแบบของคาร์บอนฟุตพري้ทของผลิตภัณฑ์เป็นมันสำปะหลังซึ่งประเมินจากการใช้ประโยชน์ที่ดินการเพาะปลูกมันสำปะหลังการขนส่งจากไร่มันไปยังโรงงานการผลิตเป็นมันสำปะหลังระบบบำบัดน้ำเสียและระบบก๊าซเชิงภาพ Eduardo Barretto de Figueiredo ได้ทำการศึกษาการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่มาจากกระบวนการผลิตน้ำตาลของภาคใต้ของประเทศไทย ตั้งแต่การปลูกอ้อย การผลิต การเก็บเกี่ยว ปีการเพาะปลูก 2006/2007 มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกเท่ากับ 241kgCO₂e/ton sugar

ดังนั้น ในการศึกษางานวิจัยในครั้งนี้จึงมีการจัดทำบัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อม (LCI) ทำการประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์ตั้งแต่การได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิตน้ำตาลทรายดิบ รวมถึงการขนส่งทั้งหมดของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จำกัด จากนั้นทำการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม SimaPro Version 7.2 และยังจัดทำมาตรฐาน ISO 50001 และสิ่งแวดล้อม ตามมาตรฐาน ISO 50001

บทที่ 3

วิธีดำเนินการวิจัย

งานวิจัยนี้ ได้ทำการประเมินค่ารับอนุตพิริณ์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงาน และสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล รวมถึงจัดทำมาตรฐานพัฒนาของบริษัทน้ำตาล ไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ และรวมถึงการประเมินวัฏจักรชีวิต (LCA) ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ และประเมินผลกระทบที่เกิดขึ้นด้วยโปรแกรม Simapro 7.2 ด้วยวิธี Eco-indicator 95 และครอบ การพิจารณา environment indicator ประกอบการเกิดภาวะเรือนกระจก การใช้พลังงาน เพื่อเป็นแนวทางในการการพัฒนาและปรับปรุงกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบให้เกิดความคุ้มค่าทาง พลังงาน และการจัดการผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้นได้

อุตสาหกรรมผลิตน้ำตาล

อุตสาหกรรมน้ำตาลเป็นอุตสาหกรรมส่งออกที่เป็นอันดับต้นๆ ของโลก ซึ่งปัจจุบันทั่วโลก มีการตระหนักถึงปัญหาสิ่งแวดล้อมเพิ่มขึ้นและเนื่องจากการส่งออกของน้ำตาลทรายจำเป็นต้องมี การประเมินผลกระทบทางด้านพลังงาน และสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลทราย ดังนั้น จึงได้ทำการศึกษาผลกระทบทางด้านพลังงาน และสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ และการขั้นสูง ของบริษัทน้ำตาล ไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์

ขอบเขตการวิจัย

การวิเคราะห์วัฏจักรชีวิตของการผลิตน้ำตาลทรายแดง ตามกระบวนการผลิตของ อุตสาหกรรมดังที่กล่าวมานั้น ต้องมีการกำหนดขอบเขตและเป้าหมายของการวิเคราะห์วัฏจักรชีวิต เพื่อเป็นข้อกำหนด และแนวทางในการจัดทำค่ารับอนุตพิริณ์ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายแดง ดังนี้

1. ขอบเขต และรายละเอียดผลิตภัณฑ์

เพื่อพิจารณาการผลิตปล่อยก๊าซเรือนกระจกของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ โดยการ พิจารณาหมายรวมถึง ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบหมายถึง น้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และน้ำตาล ทรายดิบ J-spec ที่มีค่าโพราไอลเซ็น (Poralization) 97.30-99.50 % และค่าสีตั้งแต่ 1001-3800 หน่วย ICMSA ซึ่งมีสมบัติดังต่อไปนี้ 16 และรวมถึงวัตถุดินร่วมอื่นๆ (สารเคมี หรือองค์ประกอบอื่นๆ ในกระบวนการผลิต) และบรรจุภัณฑ์

ตาราง 16 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินค่ารับอนุญาตพิริ่นท์

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	PoI ค่าความหวานน้ำตาล (%)	ความชื้น (%)
ทรายดิบ Hi-pol	1001-2000	98.50-99.50	≤ 1.0
ทรายดิบ J-spec	2001-3800	97.30-98.0	≤ 1.0

2. หน่วยของผลิตภัณฑ์หรือบริการ

การกำหนดหน่วยผลิตภัณฑ์ ให้กำหนดตามขนาดผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายที่วางจำหน่าย โดยหน่วยผลิตภัณฑ์เป็นน้ำหนัก

3. ขอบเขตของระบบ

การประเมินค่ารับอนุญาตพิริ่นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายแดง Hi-pol และ J-spec ของโรงงานน้ำตาลไทยเคลกัลกชณ์ ประกอบด้วย กระบวนการได้มารีชีวัตถุดิบ กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายแดง และการขนส่งสินค้า เป็นการประเมินแบบ B2B เป็นการประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจก ตั้งแต่ขั้นตอนการได้มารีชีวัตถุดิบ การขนส่ง การผลิต จนถึง ณ คลังสินค้า

4. การกำหนดเป้าหมายและขอบเขตของการศึกษา

เพื่อศึกษาผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้นตลอดภูมิภาคชีวิตและประเมินค่ารับอนุญาตพิริ่นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายแดง โดยการคำนวณด้วยโปรแกรมสำเร็จรูป SimaPro Version 7.2 ตั้งแต่การได้มารีชีวัตถุดิบ การใช้งานพร้อมทั้งหาแนวทางในการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น

5. การจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม

การจัดทำบัญชีรายการ คือ ขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากระบบทของการผลิตน้ำตาลทรายแดง ซึ่งได้แก่

- ปริมาณการใช้พลังงานไฟฟ้าและเชื้อเพลิง เช่น น้ำมัน เป็นต้น
- ปริมาณวัตถุดิบ วัสดุ และทรัพยากรต่างๆ
- ปริมาณการใช้สารเคมี
- ปริมาณของเสียประเภทต่างๆ ที่เกิดขึ้น

หน่วยการทำงาน (Functional Unit)

การกำหนดหน่วยผลิตภัณฑ์ให้กำหนดตามบรรจุภัณฑ์ที่จำหน่าย โดยผลิตภัณฑ์เป็นน้ำหนัก (สุทธิ)

วัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์

ในการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์เป็นการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายแดง Hi-pol และ J-spec ของโรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ซึ่งกำหนดให้เป็น $\text{kg CO}_2\text{e/kg}$ น้ำตาลทรายแดงซึ่งการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจะมีพิจารณาในส่วนของคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) มีเทน (CH_4) ในตัวสกอไอกไซด์ (N_2O) ไฮโดรฟลูออโรคาร์บอน (HFCs) เพอร์ฟลูออโรคาร์บอน (PFCs) และชัลเฟอร์ออกไซฟลูออโร (SF₆)

เพื่อจำแนกประเด็นปัญหาด้านพลังงานและผลกระทบสิ่งแวดล้อม (Environmental Indicators) ของการผลิตน้ำตาลทรายโดยใช้โปรแกรม SimaPro 7.2 เพื่อให้ได้แนวทางในการลดผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น และได้ฐานข้อมูลการผลิตน้ำตาลทรายสำหรับใช้เป็นฐานข้อมูลการประเมินวัฏจักรชีวิต

ขอบเขตวัฏจักรชีวิตในการวิเคราะห์คาร์บอนฟุตพري้ნท์ นับรวมปริมาณการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกิจกรรมต่อไปนี้

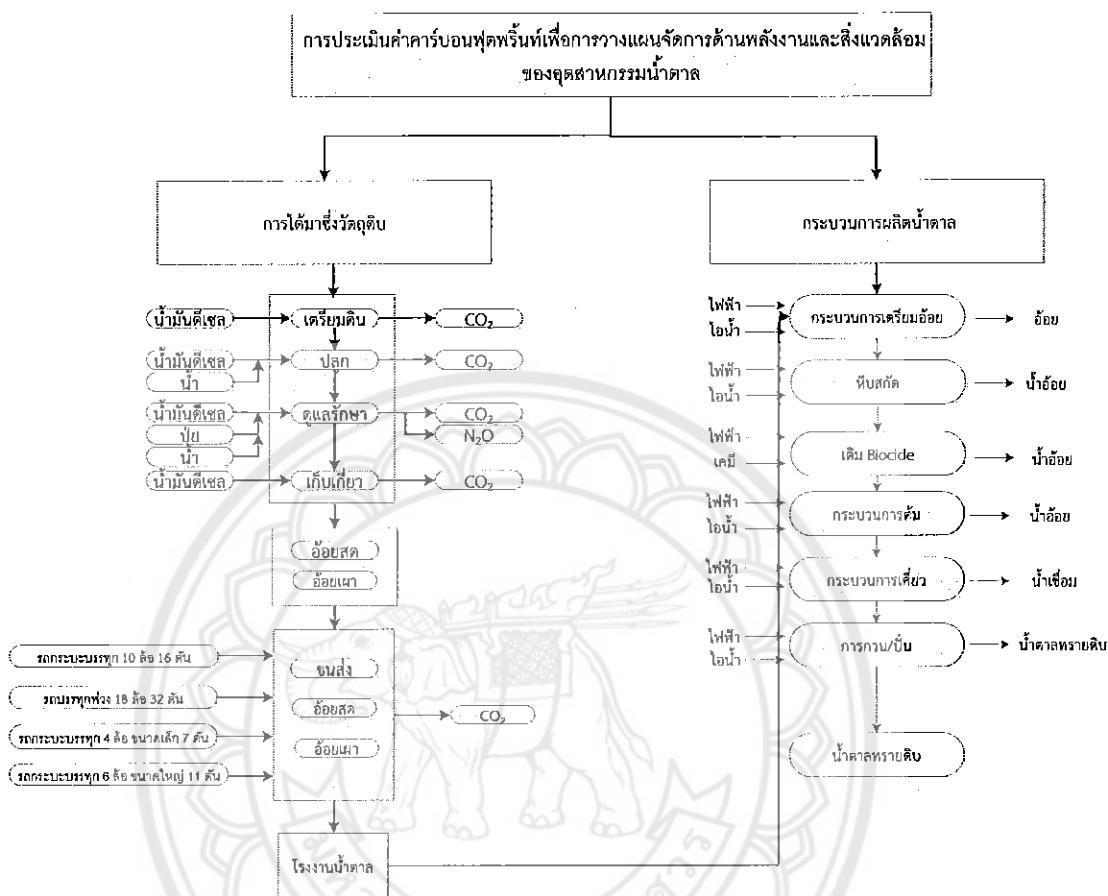
1. กระบวนการผลิตวัตถุดิบ
2. กระบวนการผลิตผลิตภัณฑ์และการบรรจุภัณฑ์
3. การกระจายสินค้า
4. การกำจัดซากหลังจากการบริโภค
5. กระบวนการผลิตอื่น ๆ ที่เกี่ยวข้อง เช่นการซ่อมบำรุง การจัดการน้ำเสีย/ของเสียจากกระบวนการผลิต เป็นต้น

ขอบเขตวิเคราะห์คาร์บอนฟุตพري้ნท์ ไม่นับรวมปริมาณการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกิจกรรมต่อไปนี้

1. กิจกรรมสำนักงาน
2. การบริโภค
3. การขนส่งโดยสัตว์
4. การเดินทางของคนงาน
5. การเดินทางของผู้บริโภคไปยังร้านค้าปลีก

โดยมีแผนผังวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายแดง ดังภาพ 19

แผนผังกระบวนการภาระห้ามค่ารับอนพุตพริ้นท์



ภาพ 19 แผนผังกระบวนการภาระห้ามค่ารับอนพุตพริ้นท์

การเก็บข้อมูลแต่ละชั้นตอนในตลอดวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์เป้าหมาย

ขอบเขตวิเคราะห์ค่ารับอนพุตพริ้นท์ นับรวม ปริมาณการปัดปล่อยก๊าซเรือนกระจก จากกิจกรรมต่อไปนี้

1. การได้มาซึ่งวัสดุที่ใช้

1.1 ขอบเขตการจัดเก็บข้อมูล

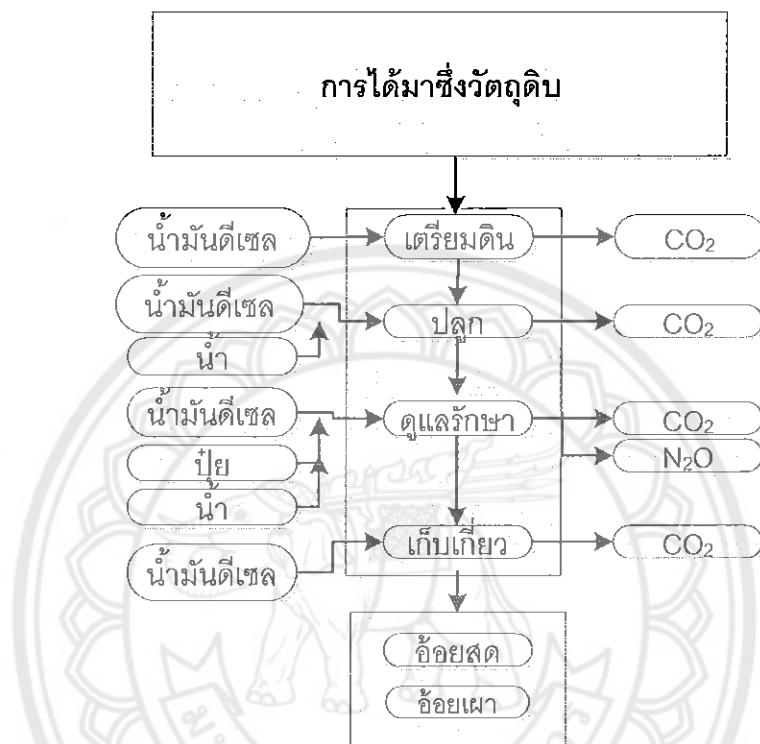
การปลูกอ้อย จนถึงการขนส่งวัสดุที่บุมายังโรงงาน

1.2 กระบวนการ

แผนผังกระบวนการภาระห้ามค่าซึ่งวัสดุที่ใช้

ขอบเขตของการได้มาซึ่งวัสดุที่ใช้ คือการได้มาซึ่งอ้อย คลอบคลุมตั้งแต่กระบวนการเตรียมดิน กระบวนการปลูก กระบวนการดูแลรักษาและกระบวนการภาระเก็บเกี่ยว

ผลผลิตดังภาพ 20 ซึ่งมีการใช้น้ำมันเชื้อเพลิง ปุ๋ย และน้ำ และมีการใช้เครื่องมือในกระบวนการตั้งตราช 17 การใช้ทรัพยากรเหล่านี้ทำให้เกิดก๊าซเรือนกระจก ดังนั้นนักวิจัยจึงได้ประเมินค่ารับอนฟุตพري้ท์ของการได้มาซึ่งวัตถุดิน



ภาพ 20 แผนผังกระบวนการการได้มาซึ่งวัตถุดิน

ตาราง 17 เครื่องมือที่ใช้ของกระบวนการการได้มาซึ่งวัตถุดิน

เครื่องมือที่ใช้ปลูกอ้อย	เครื่องจักร	หน่วย	จำนวน	รายละเอียดของตัวอย่าง
รถไถ 1 เพลา ผาน 7		ลิตร/ไร่	2	ไถได้ 35 ไร่/วัน รถไถเครื่องยนต์ 4 สูบ 90 แรงม้า
รถไถ 1 เพลา ผาน 3		ลิตร/ไร่	4	ไถได้ 15 ไร่/วัน รถไถเครื่องยนต์ 4 สูบ 90 แรงม้า
รถไถ 1 เพลา ผานชักร่อง อ้อย		ลิตร/ไร่	4	ขักร่องได้ 20 ไร่/วัน รถไถเครื่องยนต์ 4 สูบ 90 แรงม้า

ตาราง 17 (ต่อ)

เครื่องมือที่ใช้ปั๊กอ้อย	เครื่องจักร	หน่วย	จำนวน	รายละเอียดของตัวอย่าง
รถไถ 1 เพลา เครื่องปั๊ก		ลิตร/วิ่ง	4	ปั๊กได้ 10 ลิตร/วัน รถไถเครื่องยนต์ 4 สูบ 90 แรงม้า
รถไถ 2 เพลา ผาน 7		ลิตร/วิ่ง	3	ไถได้ 43 ลิตร/วัน รถไถเครื่องยนต์ 6 สูบ 110 แรงม้า
รถไถ 2 เพลา ผาน 3		ลิตร/วิ่ง	5	ไถได้ 18 ลิตร/วัน รถไถเครื่องยนต์ 6 สูบ 110 แรงม้า
ผานชักร่อง อ้อย รถไถ 2 เพลา		ลิตร/วิ่ง	5	ชักร่องได้ 24 ลิตร/วัน รถไถเครื่องยนต์ 6 สูบ 110 แรงม้า
เครื่องปั๊ก อ้อย		ลิตร/วิ่ง	5	ปั๊กได้ 14 ลิตร/วัน รถไถเครื่องยนต์ 6 สูบ 110 แรงม้า
รถไถ 2 เพลา				
รถบรรทุก		ลิตร	36.4	น้ำหนักรถบรรทุก 18 ตัน บรรทุกอ้อย 13 ตัน ระยะทางเฉลี่ย 80 Km
เครื่องสูบน้ำ ขนาดใหญ่		ลิตร/วิ่ง	6	เครื่องยนต์ติดปั๊มหอยโข่ง ขนาด 4 นิ้ว
ขนาด 60 แรง				
เครื่องสูบน้ำ ขนาดเล็ก		ลิตร/วิ่ง	2	เครื่องยนต์ติดปั๊มหอยโข่ง ขนาด 3 นิ้ว
ขนาด 9 แรง				
รถตัดอ้อย		ลิตร/วิ่ง	26	รถตัดอ้อยขนาด 320 แรงม้า
รถฉีดยาอ้อย		ลิตร/วิ่ง	2	แทรคเตอร์ขนาด 60 แรงม้า หัวฉีดยา 4 หัว

รายการข้อมูลที่ต้องรวบรวมขึ้น

1. การปลูกอ้อย (ในกรณีที่สามารถเข้าถึงข้อมูล ตัวอย่างเช่น “รืออ้อยที่ปลูกเอง”)

ทำการศึกษาการปลูกอ้อยที่ หมู่ที่ 5 ตำบลบึงสามัคคี อำเภอบึงสามัคคี จังหวัดกำแพงเพชร

2. การปลูกอ้อย (ในกรณีที่ไม่สามารถเข้าถึงข้อมูล)

ข้อมูลจากบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ทำการเก็บข้อมูล
ปีการเพาะปลูก 2555/2556

3. การขนส่งที่เกี่ยวข้อง

4. การจัดการในการเพาะปลูก เช่นปริมาณการใช้ปุ๋ย และสารเคมี เป็นต้น

5. การผลิตปุ๋ยและสารเคมี

6. ภาระน้ำมันเชื้อเพลิง

7. การปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากกระบวนการพากหะในระหว่างการขนส่ง

สถานการณ์สมมติ (Scenario setting)

1. กำหนดให้พื้นที่เพาะชำต้นพันธุ์อ้อยอยู่ในพื้นที่เพาะปลูก ให้ยกเว้นการขนส่งมายัง
เกษตรกร

2. ปริมาณการใช้ปุ๋ยหรือสารเคมี และปริมาณการปลดปล่อยมลพิษสูงแฉล้ม

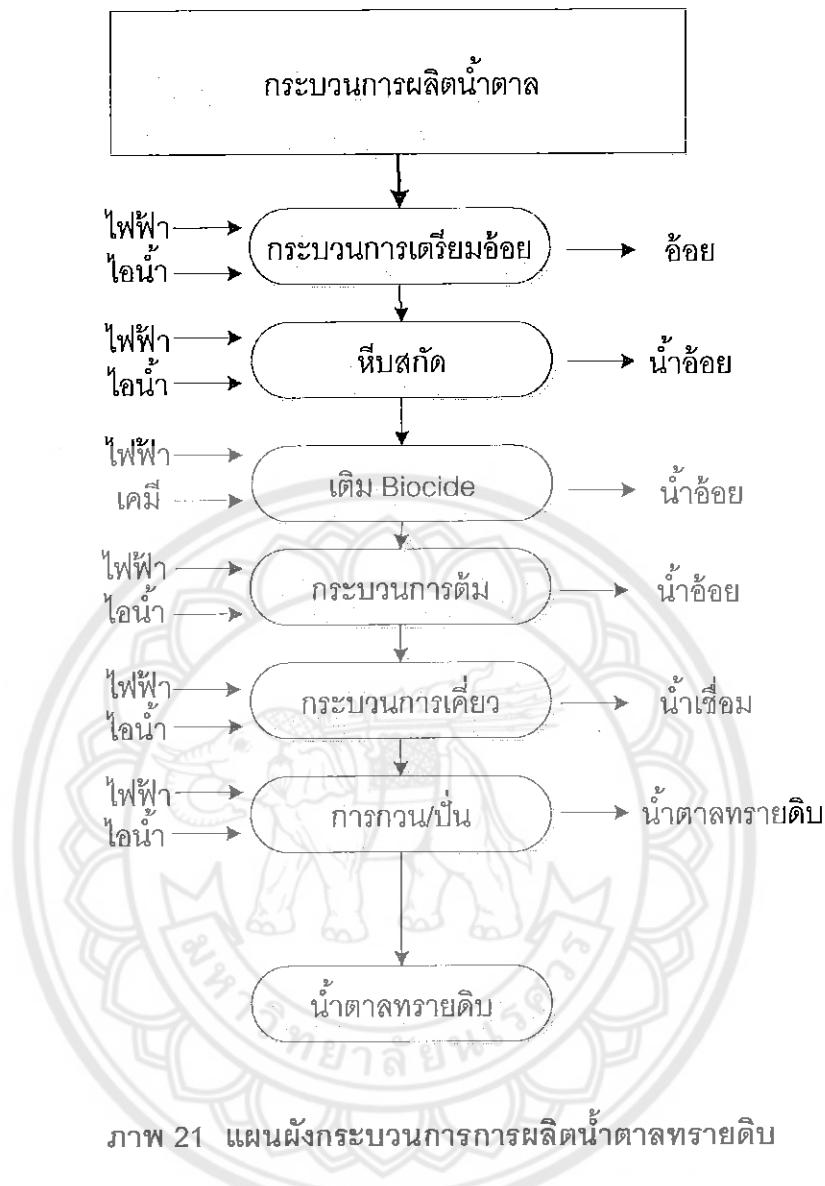
3. การขนส่งวัตถุดิบ (อ้อยสด) จากพื้นที่เพาะปลูกสู่โรงงานผลิตอยู่ในรัศมีเฉลี่ย 70
กิโลเมตรการขนส่งใช้รถบรรทุกแบบพ่วง 18 ล้อ 32 ตัน เชื้อเพลิงดีเซล

4. น้ำหนักบรรทุก 100%

2. กระบวนการผลิต

แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบของโรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์
จะมีการใช้ไฟฟ้าและไอน้ำในการกระบวนการต่างๆ ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ดังภาพ 21
ซึ่งพลังงานไฟฟ้าพลังงานความร้อนที่ใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบจะได้มาจากการใช้
ากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงในกระบวนการผลิตไฟฟ้าและไอน้ำ ซึ่งไฟฟ้าที่ได้จะนำมาใช้ในทุกส่วนของ
โรงงานที่มีการใช้ไฟฟ้า

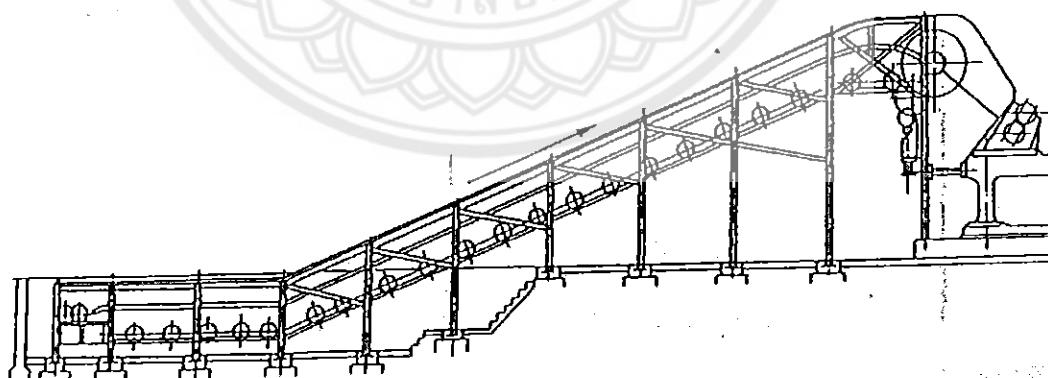
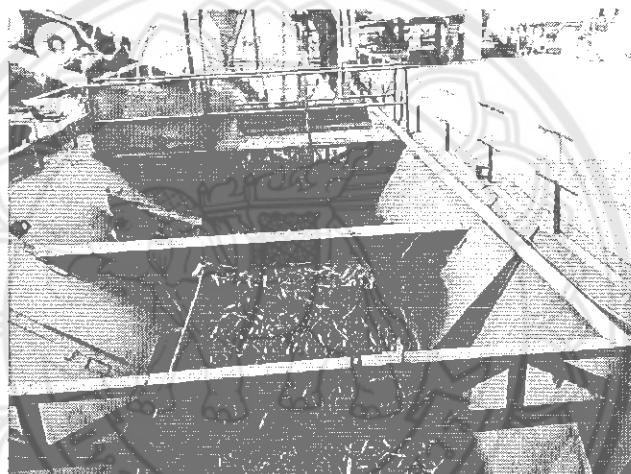
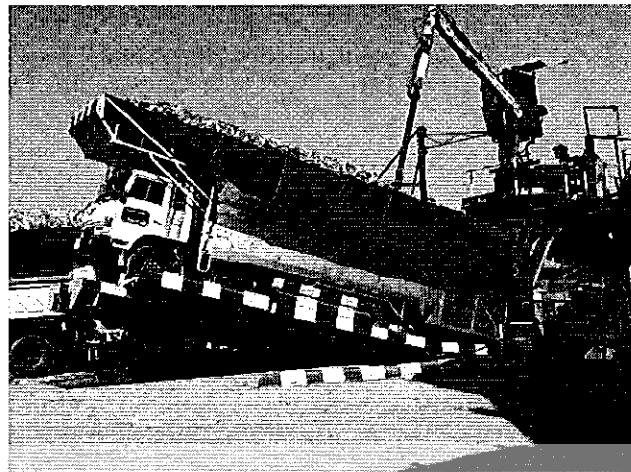


ภาพ 21 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

เครื่องมือที่ใช้ในการกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

กระบวนการเตรียมอ้อย

เป็นกระบวนการเริ่มต้นของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ การเตรียมอ้อยก่อนเข้าหีบเป็นสิ่งที่สำคัญเป็นอย่างมาก โดยการเตรียมอ้อยที่จะทำการหีบให้เป็นชิ้นเล็กๆ เพื่อให้การสูญเสียน้ำอ้อยน้อยที่สุด และช่วยให้ลูกหีบทำงานได้อย่างมีประสิทธิภาพ ดังภาพ 22

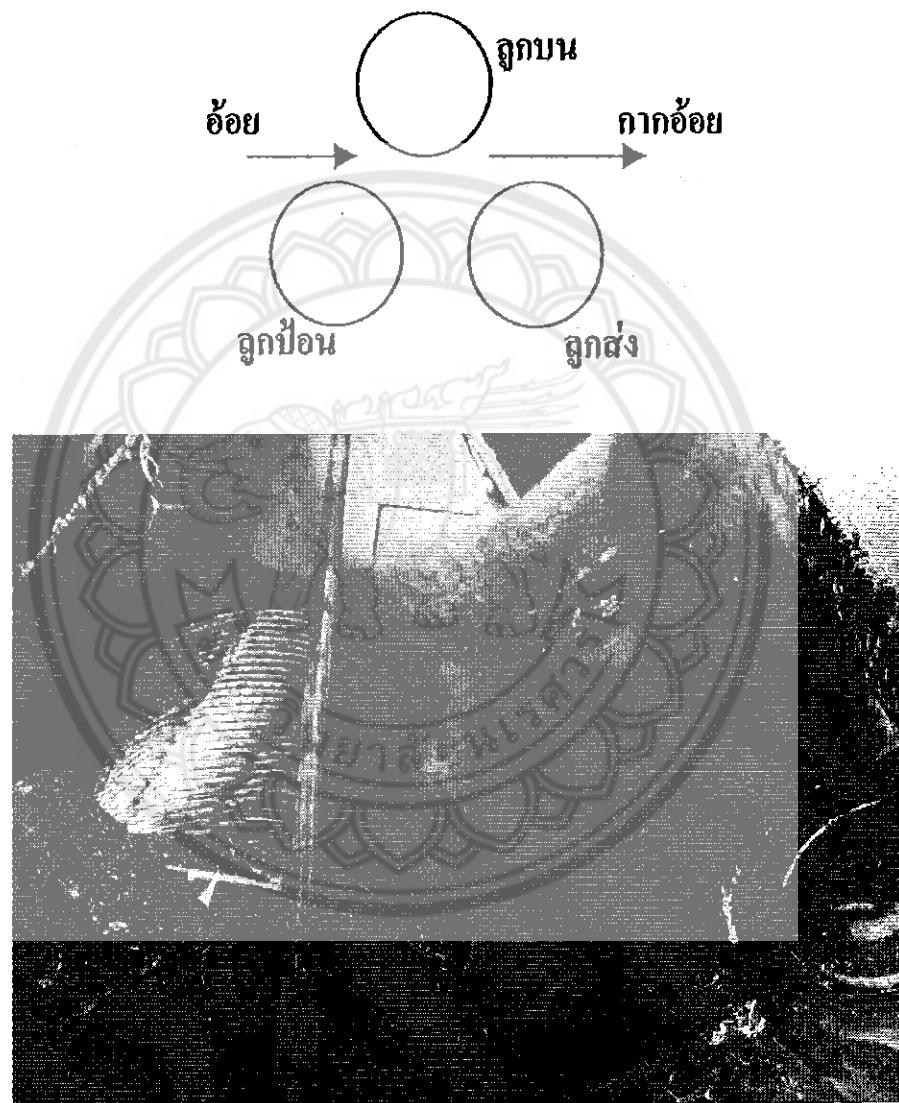


Cane carrier (Fives Lille-Cail).

ภาพ 22 กระบวนการเตรียมอ้อย

กระบวนการหีบสกัด

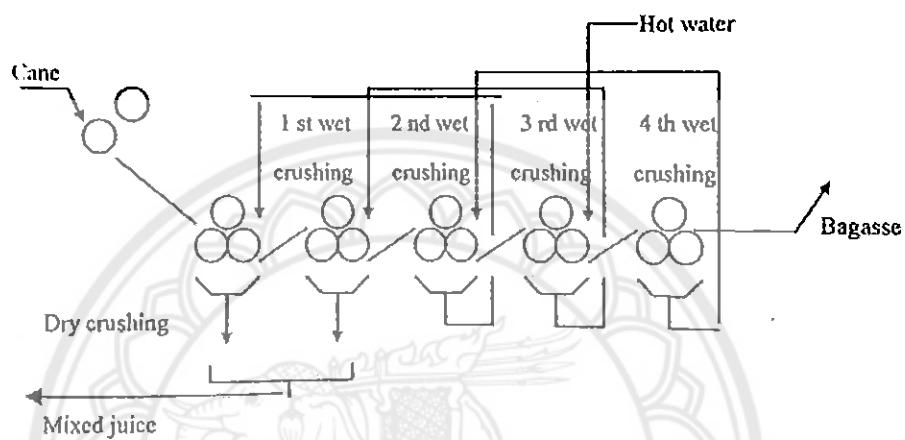
กระบวนการหีบสกัดน้ำอ้อยเป็นกระบวนการที่ต่อมาจากการเตรียมอ้อยโดยกระบวนการหีบสกัดอ้อยจะมีชุดลูกหินอยู่ 7 ชุดซึ่งประกอบไปด้วยลูกกลิ้งขนาดใหญ่ 3 ลูก วางเรียงกันในลักษณะสามเหลี่ยม ดังภาพ 23



ภาพ 23 กระบวนการหีบสกัดอ้อย

กระบวนการพรมน้ำอ้อย

การพรมน้ำลงบน根根อ้อยเป็นการเพิ่มการสกัดน้ำอ้อย โดยทั่วไปจะใช้น้ำร้อนพรม根根อ้อย ที่หน้าลูกหินชุดสุดท้ายเพื่อสกัดความหวานทั้งหมดออกมา และน้ำพรมอ้อยจากลูกหินชุดสุดท้าย ก็จะนำไปพรมลงบนหน้าลูกหินชุดต่อมา ยกเว้นลูกหินชุดที่ 1 ซึ่งน้ำพรมอ้อยที่ใช้มักจะเป็นน้ำร้อน ที่อุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส ดังภาพ 24



ภาพ 24 กระบวนการพรมน้ำอ้อย

การทำความสะอาด หรือทำไส้น้ำอ้อย

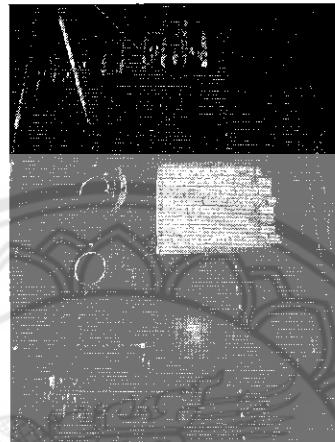
น้ำอ้อยที่สกัดได้ทั้งหมดจะเข้าสู่กระบวนการการทำไส เนื่องจากน้ำอ้อยมีสิ่งสกปรกต่างๆ จึงต้องแยกเอาส่วนเหล่านี้ออกโดยผ่านวิธีทางกล เช่น ผ่านเครื่องกรองต่างๆ และวิธีทางเคมี เช่น โดยให้ความร้อน และผสมปูนขาว ดังภาพ 25



ภาพ 25 ระบบกรองน้ำอ้อย

กระบวนการต้ม

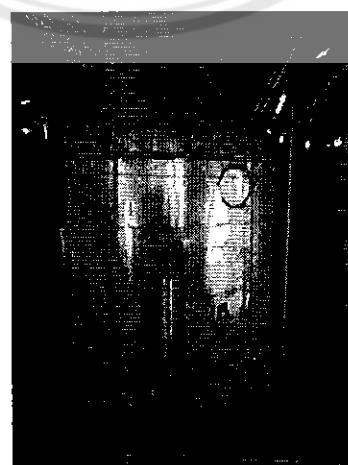
กระบวนการต้มน้ำอ้อยเป็นกระบวนการที่ใช้ความร้อน และเป็นขั้นตอนที่สำคัญอย่างมากในการผลิตน้ำตาล ดังนั้นการระเหยเน่าออก (ประมาณ 70 %) โดยน้ำอ้อยขันที่ออกมาจากหม้อต้ม ลูกสุดท้าย เรียกว่า น้ำเชื่อม ที่มีความเข้มข้นประมาณ 65 บริกส์ ดังภาพ 26



ภาพ 26 หม้อต้ม

กระบวนการเคี่ยว

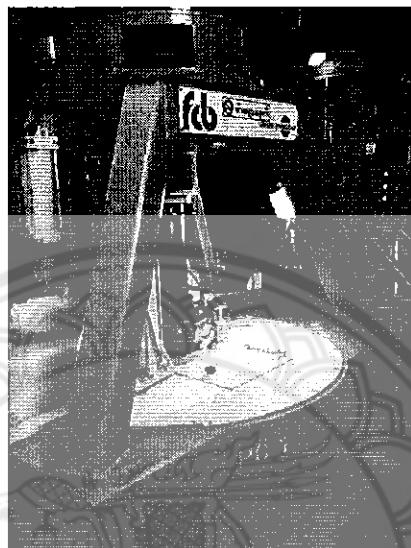
น้ำเชื่อมที่ได้จากการต้มจะถูกนำเข้าหม้อเคี่ยวเพื่อระเหยน้ำออกจนน้ำออกจนน้ำเชื่อมถึงจุดอิ่มตัว ที่จุดนี้ผลึกน้ำตาลจะเกิดขึ้นมา โดยที่ผลึกน้ำตาล และกากรน้ำตาลที่ได้จากการเคี่ยวในรูปเรียกว่า แมสคิวิท ดังภาพ 27



ภาพ 27 หม้อเคี่ยว

การปืนแยกผลึกน้ำตาล

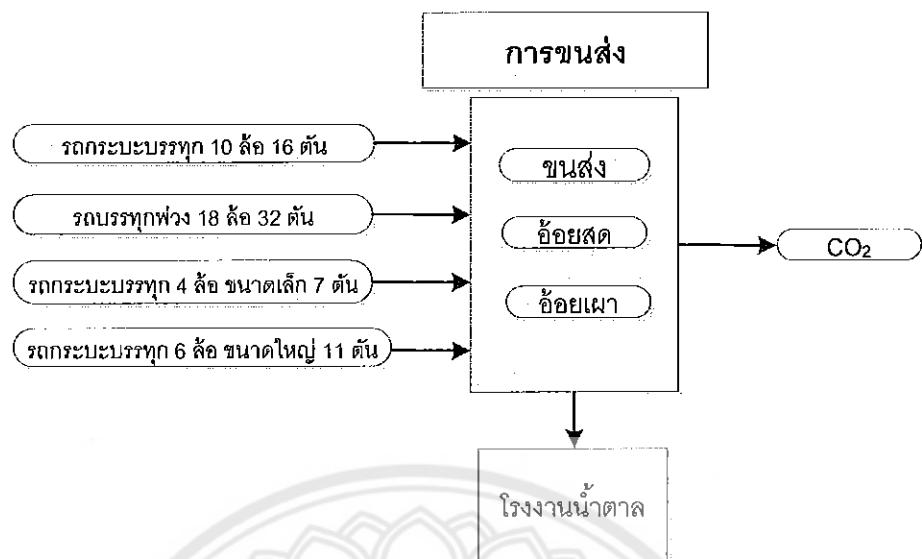
แม้สิคิวท์ที่ได้จากการเดี่ยวจะถูกนำไปปืนแยกผลึกน้ำตาลอีกจาก กากน้ำตาล โดยใช้เครื่องปืน ดังภาพ 28 และผลึกน้ำตาลที่ได้นี้จะเป็นน้ำตาลดิบ



ภาพ 28 หม้อนปืน

การขันส่งและบรรจุสินค้า

การขันส่งอ้อยเข้าสู่โรงงานเป็นการขันส่งทางรถยกโดยใช้รถบรรทุกที่แตกต่างกันไปตามระยะทางที่ใช้ในการขันส่ง ดังจะพบว่าการขันส่งด้วย รถกระเบบบรรทุก 4 ล้อ รถบรรทุก 6 ล้อ จะมีระยะทางขันส่งที่ใกล้บริเวณของโรงงาน และรถกระเบบบรรทุก 10 ล้อ และรถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ จะมีระยะทางที่ไกลออกไปจากโรงงาน ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับปริมาณของอ้อยที่บรรทุกมาส่งโรงงานน้ำตาล ดังภาพ 29



ภาพ 29 แผนผังกระบวนการcarbon

ขั้นตอนการคำนวณcarbonฟุตพรินท์

การคำนวณcarbonฟุตพรินท์ได้จากการรวมของผลคูณระหว่างข้อมูลกิจกรรม (ปริมาณของวัสดุ พลังงาน และของเสีย) กับค่าสัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของแต่ละกิจกรรม (ค่าสัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกได้จากปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยคูณกับค่าศักยภาพในการก่อให้เกิดก๊าซเรือนกระจกของแต่ละชนิด) [29] สามารถคำนวณได้จากสมการนี้

$$\text{Carbon footprint of a given activity} = \text{Activity data} \times \text{Emission factor} \dots \dots \dots (1)$$

Activity data = ข้อมูลกิจกรรม (ปริมาณของวัสดุ พลังงาน)

Emission factor = ค่าสัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของแต่ละกิจกรรม

การวิเคราะห์บัญชีรายการ (Life cycle inventory)

การเก็บข้อมูลและวิเคราะห์บัญชีรายการจะดำเนินการตามขอบเขตและข้อกำหนดที่กล่าวในตอนต้น โดยจัดทำแผนภาพวัฏจักรชีวิต (Life Cycle Flow Chart) อันเป็นขั้นตอนเริ่มต้นของการประเมินcarbonฟุตพรินท์ และพิจารณาข้อมูลด้านกิจกรรมที่ปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในแต่ละขั้นตอนอย่างตลอดวัฏจักรชีวิตตามที่ได้กำหนดไว้ในขอบเขต พร้อมตรวจสอบความครบถ้วนและความถูกต้อง

ข้อมูลที่ต้องจัดเก็บข้อมูลที่ต้องจัดเก็บมี 2 ส่วนใหญ่ คือ ข้อมูลทั่วไป และข้อมูลที่ใช้ในการคำนวณคาร์บอนฟุตพري้ნท์

ข้อมูลทั่วไป หมายถึง ข้อมูลเกี่ยวกับบริษัทผู้ผลิตและผลิตภัณฑ์ที่ต้องการประเมิน คาร์บอนฟุตพรี้นท์ เช่น ชื่อบริษัท ชื่อผลิตภัณฑ์ที่ผลิต ชื่อผลิตภัณฑ์ที่ต้องการประเมินรูปถักรชณ์ ลักษณะทั่วไปและลักษณะเฉพาะของผลิตภัณฑ์ที่ต้องการประเมินเทคโนโลยีการผลิต ช่วงเวลา ที่เก็บข้อมูล

ข้อมูลที่ใช้ในการคำนวณคาร์บอนฟุตพรี้นท์ ประกอบด้วย ข้อมูลด้านกิจกรรม (Activity Data) และข้อมูลปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยจากแต่ละกิจกรรม หรือค่า สัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก (Greenhouse Gas Emission Factor: GHG EF)

ข้อมูลด้านกิจกรรม (Activity Data) คือ ข้อมูลที่บ่งบอกถึงกิจกรรมที่ก่อให้เกิดก๊าซเรือนกระจก เช่น การผลิตวัตถุดิบ การผลิตพัฒนา การผลิตสาธารณูปโภค การขนส่งวัตถุดิบ การขนส่งของเสีย การขนส่งผลิตภัณฑ์ การบำบัดและกำจัดของเสียที่ปล่อยออก เป็นต้น ปริมาณ ก๊าซเรือนกระจกที่ปล่อยจากแต่ละกิจกรรมมักขึ้นกับผลผลิตของกิจกรรมนั้นๆ ดังนั้นข้อมูลด้าน กิจกรรมอาจอยู่ในรูปของปริมาณวัตถุดิบ สารเคมี และสาธารณูปโภค ที่ใช้ในกระบวนการผลิต โดยมีการเก็บข้อมูลเป็นหน่วยต่อการใช้งาน โดยแบ่งเป็นขั้นตอนย่อยๆ ตลอดวัฏจักร ดังนี้

ขั้นตอนการจัดหาวัตถุดิบ

ข้อมูลที่ต้องจัดเก็บในขั้นตอนการจัดหาวัตถุดิบ คือการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก จากการผลิตวัตถุดิบหรือส่วนผสมต่างๆ ของผลิตภัณฑ์รวมไปถึงการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก จากการกิจกรรมตันน้ำ คือค่าสัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก นั่นเอง ซึ่งข้อมูลดังกล่าว อาจเป็นข้อมูลคาร์บอนฟุตพรี้นท์ของวัตถุดิบดังกล่าวที่ได้รับจากผู้จัดหาวัตถุดิบโดยตรงในกรณีที่ ผู้จัดหาวัตถุดิบมีข้อมูลการวิเคราะห์คาร์บอนฟุตพรี้นท์ของผลิตภัณฑ์ของตนเองอยู่แล้ว หรืออาจ ได้จากการคำนวณโดยใช้ข้อมูลการผลิตของผู้จัดหาวัตถุดิบ ในกรณีที่สามารถเข้าถึงข้อมูลได้ หรือ อาจเป็นข้อมูลทุติยภูมิที่ได้จากแหล่งข้อมูลอ้างอิงที่มีอยู่ก็ได้ เช่น คู่มือการวิเคราะห์คาร์บอนฟุตพรี้นท์ หรือเอกสารงานวิจัยที่ได้รับการยอมรับ เป็นต้น ในกรณีที่ต้องจัดเก็บข้อมูลเพื่อคำนวณ ค่าสัมประสิทธิ์ เอง ขอบเขตการเก็บข้อมูลจะจัดเก็บตามขอบเขตการวิเคราะห์ที่กำหนดไว้ เป็นต้น เช่นเดียวกันทั้งห่วงโซ่ การจัดเก็บแบบปฐมภูมิจะเพิ่มความถูกต้องในการ วิเคราะห์ คาร์บอนฟุตพรี้นท์ อีกทั้งทำให้ผู้ผลิตสามารถลดการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกผ่านการจัดการ สายโซ่อุปทาน (Supply Chain Management) ได้อีกด้วย อย่างไรก็ตามการจัดเก็บข้อมูลการ

เมื่อกำหนดเป้าหมายของพัฒนาและการผลิตระดับโรงงานแบบ Top down สามารถ ให้ได้ถ้ากระบวนการเฉพาะได้ถูกวิเคราะห์สามารถแยกออกเป็นได้ เช่น โรงงานผลิตผลิตภัณฑ์

เพียงชนิดเดียวและผลิตภัณฑ์ทั้งหมดมีความต้องการพัฒนาเท่าๆ กันนอกจากนี้อาจเป็นไปได้ที่จะได้รับค่าประมาณแบบ Bottom up สำหรับความต้องการพัฒนาและการปลดปล่อยก้าวเรื่องจากในกรณีที่แต่ละชิ้นของเครื่องมือสามารถวัดได้ในช่วงเวลาหนึ่งๆ วิธีการนี้อาจเหมาะสมแต่ต้องระวังว่าผลอาจเป็นตัวแทนของเพียงหน่วยเดียวซึ่งไม่ใช่ตัวแทนของทั้งโรงงาน หากมีการตรวจสอบกระบวนการที่แยกออกไป จำเป็นต้องนับรวมทุกกระบวนการในโรงงานในการคำนวณแบบ Bottom up

กระบวนการผลิต

ขั้นตอนการผลิตเริ่มตั้งแต่วัตถุคุณภาพต่างๆ สำหรับการผลิตผลิตภัณฑ์เข้าสู่โรงงานผู้ผลิต จากนั้นวัตถุคุณภาพต่างๆ ถูกส่งต่ออย่างขั้นตอนต่างๆ ในกระบวนการผลิตจนกระทั่งได้ผลิตภัณฑ์ที่พร้อมจำหน่ายออกมานั้น ดังนั้นขอบเขตที่พิจารณาในขั้นตอนการผลิตประกอบด้วย การรับวัตถุคุณภาพ การจัดเก็บวัตถุคุณภาพ การบริหารหินห่อ การจัดเก็บสินค้า รวมถึงระบบสนับสนุนต่างๆ ที่อยู่ภายใต้การควบคุมของโรงงาน เช่น การผลิตพัฒนา การปรับปรุงคุณภาพน้ำใช้ การบำบัดและกำจัดของเสียที่เกิดขึ้นจากการผลิต เช่น น้ำเสีย อากาศเสีย กากรของเสียและระบบอำนาจ ความสะอาดอื่นๆ ที่เกี่ยวข้องกับการผลิต เช่น การขันย้าย การทำความสะอาด การซ่อมบำรุงระบบส่องสว่าง ระบบความร้อน ระบบความเย็น ภาระเบายอากาศ ตลอดจนระบบอื่นๆ ใดที่มีส่วนสำคัญเกี่ยวข้องกับการผลิต แต่ไม่รวมถึงกิจกรรมที่เกี่ยวข้องกับส่วนสำนักงาน

ข้อมูลที่จัดเก็บสำหรับขั้นตอนการผลิตผลิตภัณฑ์ จะประกอบด้วย

- ชนิดและปริมาณของวัตถุคุณภาพ พัฒนา และสาธารณูปโภคในทุกกิจกรรมที่เกี่ยวข้องกับการผลิตผลิตภัณฑ์ที่ประเมิน

- ชนิดและปริมาณของผลิตภัณฑ์และผลิตภัณฑ์ผลิตโดยได้ในทุกกิจกรรมที่เกี่ยวข้องกับการผลิตผลิตภัณฑ์ที่ประเมิน

- ชนิดและปริมาณของมลสารที่ปล่อยสู่อากาศ มลสารที่ปล่อยสู่น้ำ กากรของเสียในทุกกิจกรรมที่เกี่ยวข้องกับการผลิตผลิตภัณฑ์ที่ประเมิน

- ชนิดและปริมาณของเชื้อเพลิงที่ใช้ในการขนส่งสารชาเข้าเดลารายการ (ยกเว้นการขนส่งผ่านท่อส่งหรือส่งผ่านสายไฟฟ้า) ทั้งเที่ยวที่ขันวัตถุคุณภาพเข้าโรงงานและเที่ยวที่วิ่งออกจากโรงงาน

ข้อมูลในขั้นตอนการผลิตสามารถจัดเก็บได้และละเอียด เนื่องจากเป็นข้อมูลที่เข้าถึงได้ เพราะเป็นข้อมูลที่อยู่ภายใต้การควบคุมดูแลของโรงงานผู้ผลิต ข้อมูลที่จัดเก็บในขั้นตอนการผลิตคือ ข้อมูลทั้งหมดต้องเป็นข้อมูลที่มีการบันทึกไว้จริงและเป็นข้อมูลที่จัดเก็บในช่วงเวลาเดียวกัน การจัดเก็บข้อมูลในขั้นตอนการผลิตมักเก็บข้อมูลแยกตามกระบวนการย่อย เพื่อหลีกเลี่ยงการบันทึกโดยไม่จำเป็นและข่วยให้สามารถบ่งบอกขั้นตอนสำคัญที่เป็นสาเหตุสำคัญของการปลดปล่อยส่วนใหญ่

ก้าวเรื่องนegrationในการผลิต และนำไปสู่การพัฒนาปรับปรุงในขั้นตอนการผลิตได้อย่างมีประสิทธิภาพ

ขั้นตอนการขนส่งวัตถุดิบ

ขั้นตอนการขนส่งวัตถุดิบที่พิจารณาในการคำนวณค่าว็บอนฟุตพรินท์ หมายถึง การเคลื่อนที่ของวัตถุดิบโดยวิธีการใดก็ตาม ทั้งรถยนต์ รถบรรทุก เครื่องบิน เรือ หรือ รถไฟ โดยจะพิจารณาตั้งแต่โรงงานผู้ผลิตวัตถุดิบมาอย่างโรงงานผู้ผลิตผลิตภัณฑ์ ทั้งภายในประเทศ ทั้งทางบก ทางเรือ และทางอากาศ ข้อมูลที่จัดเก็บประกอบด้วย

1. ข้อมูลเชื้อเพลิงที่ใช้จริงซึ่งอาจได้จากใบเสร็จค่าණ้ำ มันต่างๆ โดยต้องครอบคลุมทุกรายการวัตถุดิบที่ขนส่งมาจากภายนอกโรงงาน และครอบคลุมทั้งเที่ยวที่ขันวัตถุดิบเข้าโรงงานผู้ผลิตและเที่ยวที่วิ่งออกจากโรงงานผู้ผลิต

2. หากไม่มีการจัดเก็บข้อมูลเชื้อเพลิงที่ใช้จริง หรือมีแต่ไม่ครอบคลุมทุกรายการวัตถุดิบ หรือไม่ครอบคลุมทุกเที่ยวที่ขนส่ง ให้คำนวณปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้ โดยอาศัยข้อมูลประมวลผละรวมกับข้อมูลระยะทางการขนส่ง และอัตราบรรทุก พาหนะหั้งหนดความมีสมดบันที่การปฏิบัติงานซึ่งต้องให้กรอกข้อมูลทุกครั้งที่มีการเติมเชื้อเพลิง สมดบันที่กควรต้องมีข้อมูลดังต่อไปนี้

2.1 วันที่

- 2.2 ผู้ปฏิบัติงาน ผู้ควบคุมพาหนะ ผู้ใช้พาหนะ

- 2.3 ระยะทางเดินต้น

- 2.4 ปริมาณเชื้อเพลิงที่เติม

- 2.5 ราคาเชื้อเพลิงต่อลิตร

- 2.6 สถานที่ซ่อนน้ำมันเชื้อเพลิง

- 2.7 ข้อมูลเกี่ยวกับการซ่อมบำรุง

ขั้นตอนการจัดจำหน่าย

โดยปกติขั้นตอนการจัดจำหน่ายจะประเมินเฉพาะกรณีที่ขอบเขตการศึกษาเป็น B2C เท่านั้น ขั้นตอนการจัดจำหน่ายจะพิจารณาตั้งแต่การขนส่งผลิตภัณฑ์จากผู้ผลิตไปยังตัวแทนจำหน่าย (Distributor) หรือผู้ค้าส่ง (Dealer) จนกระทั่งจำหน่ายผลิตภัณฑ์ให้กับผู้บริโภค ดังนั้น ขอบเขตที่พิจารณาในขั้นตอนการจัดจำหน่ายจึงประกอบด้วย การขนส่งผลิตภัณฑ์จากผู้ผลิตไปยังตัวแทนจำหน่าย หรือผู้ค้าส่งการขนส่งผลิตภัณฑ์จากตัวแทนจำหน่าย (Distributor) หรือผู้ค้าส่งไปยังผู้ค้าปลีก (Retailer) การจัดเก็บและคูแลรักษาผลิตภัณฑ์ทั้งขณะขนส่ง ก่อนวางจำหน่าย และขณะวางจำหน่าย ข้อมูลประกอบด้วย

1. ชนิดและปริมาณผลิตภัณฑ์และบรรจุภัณฑ์ที่ใช้ในการขนส่ง ก่อนวางจำหน่ายและ
ขณะวางจำหน่าย

2. วิธีการจัดเก็บและคุ้มครองภาระผลิตภัณฑ์ขณะขนส่ง ก่อนวางจำหน่ายและขณะ
วางจำหน่าย

3. ชนิดและปริมาณของเชื้อเพลิงที่ใช้ในการขนส่งจากผู้ผลิตไปยังตัวแทนจำหน่าย
(Distributor) หรือผู้ค้าส่ง (Dealer) ซึ่งอาจเป็นปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้จริงที่ได้มีการบันทึกไว้ หรือได้
จากใบเสร็จค่าเชื้อเพลิง หรืออาจคำนวนจากปะเกทพาหนะอัตราบรรทุก และระยะทางในการ
ขนส่งผลิตภัณฑ์แทนในกรณีที่ไม่ทราบปริมาณเชื้อเพลิง

4. ชนิดและปริมาณของเชื้อเพลิงที่ใช้ในการขนส่งจากตัวแทนจำหน่าย หรือผู้ค้าส่งไปยัง
ผู้ค้าปลีกซึ่งอาจเป็นปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้จริงที่ได้มีการบันทึกไว้ หรือได้จากใบเสร็จค่าเชื้อเพลิง
หรืออาจคำนวนจากปะเกทพาหนะ อัตราบรรทุก และระยะทางในการขนส่งผลิตภัณฑ์แทน
ในกรณีที่ไม่ทราบปริมาณเชื้อเพลิง

5. ชนิดและปริมาณของทรัพยากรและพลังงานที่ใช้ในการจัดเก็บและคุ้มครอง
ผลิตภัณฑ์ขณะขนส่ง ก่อนวางจำหน่ายและขณะวางจำหน่าย เช่น ไฟฟ้าที่ใช้ในการเก็บรักษา¹
อาหารแข็ง เป็นต้น

6. ชนิดและปริมาณของก้าชเรือนกระจกและของเสียที่เกิดขึ้นขณะขนส่ง ก่อนวาง
จำหน่าย และขณะวางจำหน่าย

ขั้นตอนการใช้งาน

สำหรับขั้นตอนการใช้งานจะประเมินเฉพาะกรณีที่ขอบเขตการศึกษาเป็น B2C เท่านั้น
 เช่นกัน ขั้นตอนการใช้งานจะพิจารณาตั้งแต่ผลิตภัณฑ์ออกจากร้านขายไปถึงผู้บริโภคจนกระทั่ง²
 ผลิตภัณฑ์หมดอายุการใช้งาน ดังนั้นขอบเขตที่พิจารณาในขั้นตอนการใช้งานจึงประกอบด้วย³
 การขนส่งผลิตภัณฑ์จากร้านขายไปยังผู้บริโภค การเตรียมการสำหรับการติดตั้งผลิตภัณฑ์
 การติดตั้ง การใช้งานหรือการบริโภคสินค้าตามสภาพปกติ การบำรุงรักษาผลิตภัณฑ์ตลอดอายุ
 การใช้งาน จนกระทั่งผลิตภัณฑ์หมดอายุการใช้งาน

การขนส่ง

ทำการประเมินการปล่อยก้าชเรือนกระจกจากการขนส่งโดยให้ค่าเฉลี่ยของระยะทาง
 คูณด้วยปริมาณสินค้าที่บรรทุก จากนั้นจึงนำคูณเข้ากับค่าแฟกเตอร์การปล่อยก้าชเรือนกระจก
 ตามประเภทรถที่ใช้ขนส่งสำหรับการขนส่งเพื่อกระจาย เพียงไปคิดเป็นการขนส่งผลิตภัณฑ์
 เป้าหมายทั้งหมด ส่วนหากลับคิดเดินทางกลับด้วยรถเปล่า จากนั้นจึงนำคูณเข้ากับค่าแฟกเตอร์

การปล่อยก๊าซเรือนกระจก (Emission Factor) ทั้งนี้ หากเป็นการประเมินแบบ Cradle-to-gate ให้คำนวณจนถึง ณ จุดที่ออกจากโรงงาน

คำนวนได้ดังนี้ [30]

$$ET = EF \times \text{load rate [\%]} \times \text{transportation load} \dots \dots \dots (2)$$

၁၀

ET = ปริมาณการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากการขันสูง (kg eq-CO₂)

EF = แฟคเตอร์การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก (kg eq-CO₂/ton-km)

Load rate = อัตราการระบบหัก (%)

Transportation load = ภาระการขนส่ง (ton-km)

ในการหาปริมาณการปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากการขันส่งสามารถหาได้จากการขันตัน โดยต้องมีการเก็บข้อมูลการขันส่งได้แก่ ชนิดของรถบรรทุก ระยะทาง น้ำหนักบรรทุก จำนวนเชือเพลิงที่ใช้ และพิจารณาใช้ค่าสมประสงค์ที่ก๊าซปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกให้ตรงกับลักษณะของการขันส่ง

ในการเก็บรวบรวมข้อมูลจะดำเนินการโดยใช้ข้อกำหนดและระเบียบการเก็บข้อมูลตาม มาตรฐานสากล ISO 14044 ดังแสดงรายละเอียดของรูปแบบที่ดำเนินการเก็บข้อมูลดังตาราง 18

ตาราง 18 การเก็บข้อมูลตามมาตรฐานสากล ISO 14044

วัสดุดิบนำเข้า Material inputs	กิโล Kg	จำนวนตัน ตό้วย/กิโล Ton/kilogram	รายละเอียดของตัวอย่าง Description of sampling
อ้อย	1		
พลังงานและทรัพยากร Energy and Resource	กิโล Kg	จำนวน (ลิตร)	รายละเอียดของตัวอย่าง Description of sampling
น้ำ	1		
พลังงานและทรัพยากร Energy and Resource	กิโล Kg	จำนวนปอนด์ (Kg)	รายละเอียดของตัวอย่าง Description of sampling
น้ำ	1		

การวิเคราะห์การจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อม

จากการวิเคราะห์กระบวนการ เก็บข้อมูล และวิเคราะห์ปริมาณการปลดปล่อยมลภาวะ ตลอดวัฏจักรชีวิตของการผลิตน้ำตาลทรายดิบแล้วนั้น จะนำมาสู่การวิเคราะห์กระบวนการ โดยละเอียดในด้านของการจัดการพลังงานและสิ่งแวดล้อมของตลอดห่วงโซ่การผลิต โดยจะมี การวิเคราะห์ค่าดัชนีการใช้พลังงาน สัดส่วนการใช้ และการเกิดภาระด้านสิ่งแวดล้อมของ กระบวนการผลิต เพื่อจัดทำแนวทางและมาตรการในการจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อม

วิธีการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period : PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่จะรับเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสด ลงทุนสุทธิตอนเริ่มมาตราฐานมาตราต่อค่านวนจุดคุ้มทุนได้จากสมการ

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนเงินที่ลงทุน}}{\text{กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนในแต่ละปี}}$$

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมา คิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งหมายถึงต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ดังสมการต่อไปนี้

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+i)^n} - I$$

เมื่อ

- | | | |
|-------|---|--------------------------------------|
| R_n | = | กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท) |
| I | = | เงินลงทุนตอนเริ่มมาตราการสุทธิ (บาท) |
| i | = | อัตราดอกเบี้ย (%) |
| n | = | อายุการใช้งานเครื่องจักร (ปี) |

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

คืออัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงินเป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR) ดังสมการต่อไปนี้

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+IRR)^n}$$

เมื่อ

R_n = กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)

IRR = อัตราผลตอบแทนภายใน (%)

n = อายุการใช้งานเครื่องจักร (ปี)



บทที่ 4

ผลการวิจัย

งานวิจัยนี้ได้ทำการประเมินค่ารับอนุตพริณ์ของอุตสาหกรรมน้ำตาล เพื่อใช้ข้อมูลในการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อม รวมถึงการจัดทำมาตรฐานของอุตสาหกรรมน้ำตาล เพื่อลดผลกระทบทางด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของบริษัทน้ำตาลไทย เอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี และรวมถึงการประเมินวัฏจักรชีวิต (LCA) ของการผลิตน้ำตาลรายดิบ Hi-pol และ J-spec ที่มีสมบัติดังตาราง 19

ตาราง 19 คุณสมบัติของน้ำตาลรายดิบที่ทำการประเมินค่ารับอนุตพริณ์

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	ค่าความหวานน้ำตาล (%)	ความชื้น (%)
รายดิบ Hi-pol	1001-2000	98.50-99.50	≤ 1.0
รายดิบ J-spec	2001-3800	97.30-98.0	≤ 1.0

ซึ่งในการศึกษาครั้งนี้ได้ทำการประเมินวัฏจักรชีวิตการเพาะปลูกอ้อยปี พ.ศ.2555/2556 ของบริษัทน้ำตาลไทย เอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี ทำการประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลรายดิบ 1kg ซึ่งผลการศึกษาแสดงดังต่อไปนี้

การกำหนดเป้าหมายและขอบเขตของการศึกษา

เพื่อศึกษาผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้นตลอดวัฏจักรชีวิตและประเมินค่ารับอนุตพริณ์ของการผลิตน้ำตาลรายดิบ โดยการคำนวณด้วยโปรแกรมสำเร็จรูป SimaPro Version 7.2 เป็นการประเมินค่ารับอนุตพริณ์แบบ B2B (Business-to-Business) โดยประกอบไปด้วยกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุในกระบวนการผลิต กระบวนการขนส่งพร้อมทั้งทางานในการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น

การจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม

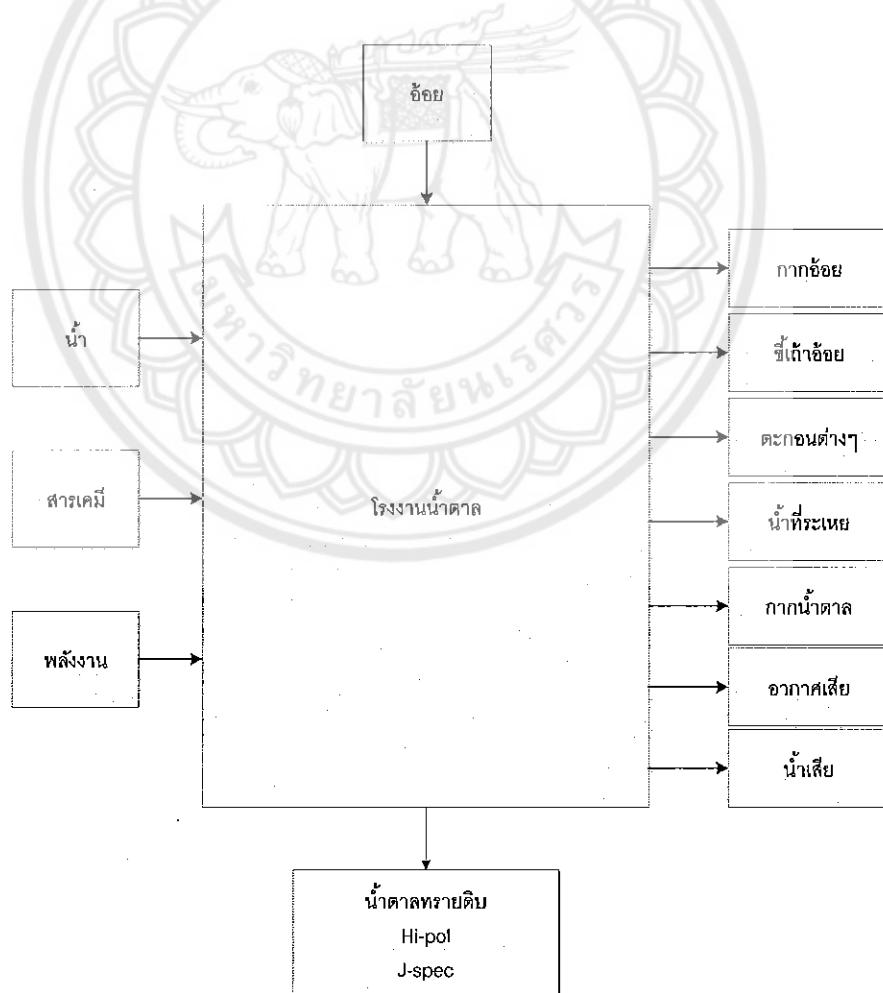
การจัดทำบัญชีรายการ คือขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากระบบของการผลิตน้ำตาลรายดิบ ซึ่งได้แก่

1. บริมานการใช้พัลส์งานไฟฟ้าและเรือเพลิง เช่น น้ำมัน เป็นต้น
2. บริมานวัตถุดิบ วัสดุ และทรัพยากรต่างๆ
3. บริมานการใช้สารเคมี
4. บริมานของเสียประเภทต่างๆ ที่เกิดขึ้น

ฯลฯ

สมดุลมวลสารทั้งหมดของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec

การเก็บข้อมูลการประเมินวัฏจักรชีวิตขั้นตอนต่างๆ ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์จังหวัดอุดรธานีมีสารชาเข้า น้ำ สารเคมี พลังงาน สารข้าวอกมี กากอ้อย ขี้เต้าอ้อย ตะกอนต่างๆ น้ำที่ระบายน้ำน้ำตาล อากาศเสีย และน้ำเสีย แสดงดังภาพ 30



ภาพ 30 การประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

ขั้นตอนการจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมเป็นขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2 โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกของแต่ละกระบวนการ โดยจะแสดงบัญชีรายการของแต่ละกระบวนการ ดังตาราง 20 - 22

การจัดทำบัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

บัญชีรายการของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ (อ้อย)

บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม (Life Cycle Inventory Analysis) ของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ ซึ่งเป็นการเก็บข้อมูลการปลูกอ้อย 1 ไร่ ของการเพาะปลูกอ้อย ปี พ.ศ.2555/2556 ซึ่งขั้นตอนการจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมเป็นขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบปีการผลิต พ.ศ.2555/2556 ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ดังตาราง 20

ตาราง 20 บัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ (อ้อย)

ข้อมูลขาเข้า (Input)		ข้อมูลขาออก (Output)				
รายการ		ปริมาณ	หน่วย	รายการ	ปริมาณ	หน่วย
ปุ๋ยเรียบ สูตร (46-0-0)		20.00	kg	อ้อย	15,000	kg
ปุ๋ยสูตร (16-20-0)		40.00	kg			
ปุ๋ย สูตร (15-7-18)		40.00	kg			
คำนวณปริมาณการใช้ปุ๋ยตาม						
การแยกแร่ธาตุ						
ในตัวเรน (N)		12.40	kg			
การปลดปล่อย N₂O จากการใช้ปุ๋ย						
ในตัวเรน		12.40	kg			
ฟอสฟอรัส (P)		10.80	kg			
โปแทสเซียม (K)		7.20	kg			
น้ำมันดีเซล(การได้มา)		35.78	kg			
น้ำมันดีเซล(การเผาใหม่)		43.00	Liter			

บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของกระบวนการหีบ เติมสารเคมี การทำไส้ของน้ำอ้อย

บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม (Life Cycle Inventory Analysis) ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบของกระบวนการหีบ กระบวนการเติมสารเคมี กระบวนการการทำไส้ของน้ำอ้อย ซึ่งเป็นการเก็บข้อมูลการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ปี พ.ศ.2555/2556 ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานีซึ่งขั้นตอนการจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมเป็นขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากการกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบดังตาราง 21

ตาราง 21 บัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการหีบ เติมสารเคมี การทำไส้ของน้ำอ้อย

ข้อมูลขาเข้า (Input)			ข้อมูลขาออก (Output)		
รายการ	ปริมาณ	หน่วย	รายการ	ปริมาณ	หน่วย
อ้อยสด	262,966,056	kg	กาเกอ้อย	104,085,823	kg
อ้อยเผา	254,174,664	kg	ดิน /ทราย	1,535,607	kg
ปุ๋นขาว	261,197	kg	ไอเสีย	112,337,876	kg
Biocide (Alkyl Dimethyl Benzyl Ammonium Chloride)	1,860	kg	น้ำเสีย	1,265,238	kg
Flocculant	1,277	kg			
ผงรักอนพรมอ้อย	97,948,889	kg			
ไฟฟ้า (ชีวมวล)	923,796	kWh			
ไอน้ำ (ชีวมวล)	113,538,096	kg			
น้ำใช้ท่วงปะ-น้ำ หล่อเย็น	1,265,238	kg			

บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการการต้ม เคี่ยว ปั่น

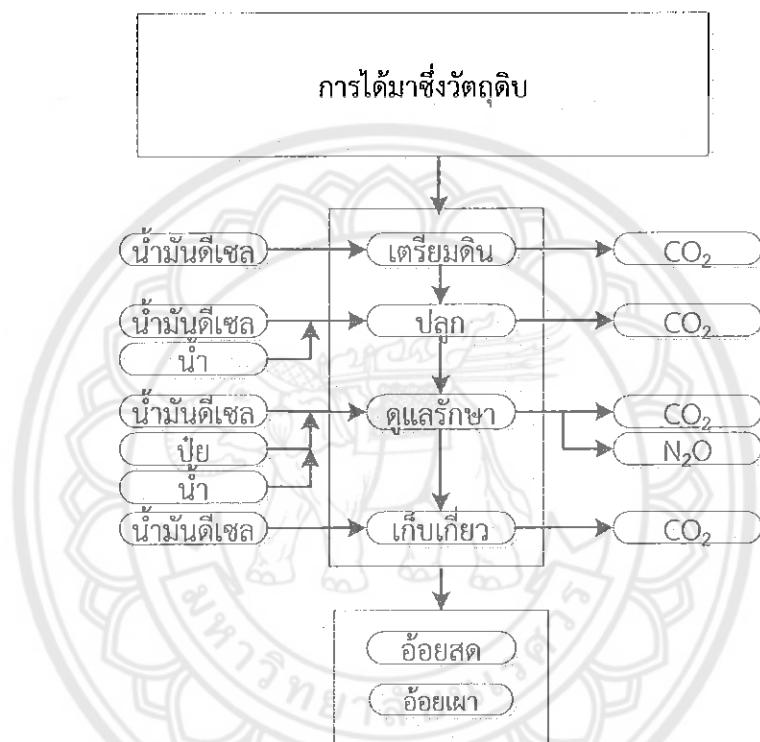
บัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม (Life Cycle Inventory Analysis) ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดินของกระบวนการการต้มกระบวนการเดียวกระบวนการปั่นน้ำตาลซึ่งเป็นการเก็บข้อมูลการผลิตน้ำตาลทรายดิน ปี พ.ศ.2555/2556 ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ซึ่งขั้นตอนการจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อมเป็นขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากการผลิตน้ำตาลทรายดินดังตาราง 22

ตาราง 22 บัญชีรายการทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการการต้ม เคี่ยว ปั่น

ข้อมูลขาเข้า (Input)			ข้อมูลขาออก (Output)		
รายการ	ปริมาณ	หน่วย	รายการ	ปริมาณ	หน่วย
น้ำอ้อย	318,791,373	kg	น้ำตาลดิบ J-Spec	98,025,030	kg
Molasses Refine	1,789,199	kg	น้ำตาลดิบ Hi-Pol	54,637,160	kg
น้ำร้อน (Condensate)	47,139,120	kg	Final Molasses	13,594,840	kg
ไก่เสีย	5,055,204	kg	Filter Cake (ากะหม้อกรอง)	18,036,260	kg
โซดาไฟน้ำ 50%	48,234	kg	ไครเมเนยออก คคนเดนเซอร์	46,811,960	kg
PAS... (ป่องกันตะกรัน)	1,320	kg	น้ำ Condensate	5,055,204	kg
FAS... (ป่องกันตะกรัน)	2,418	kg	น้ำเสีย	10,224,581	kg
Soda Ash	1,120	kg			
ไฟฟ้า (เชิงมวล)	2,404,766	kWh			
น้ำใช้ทิ้งไปน้ำหล่อเย็น	10,224,581	kg			

แผนผังกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ

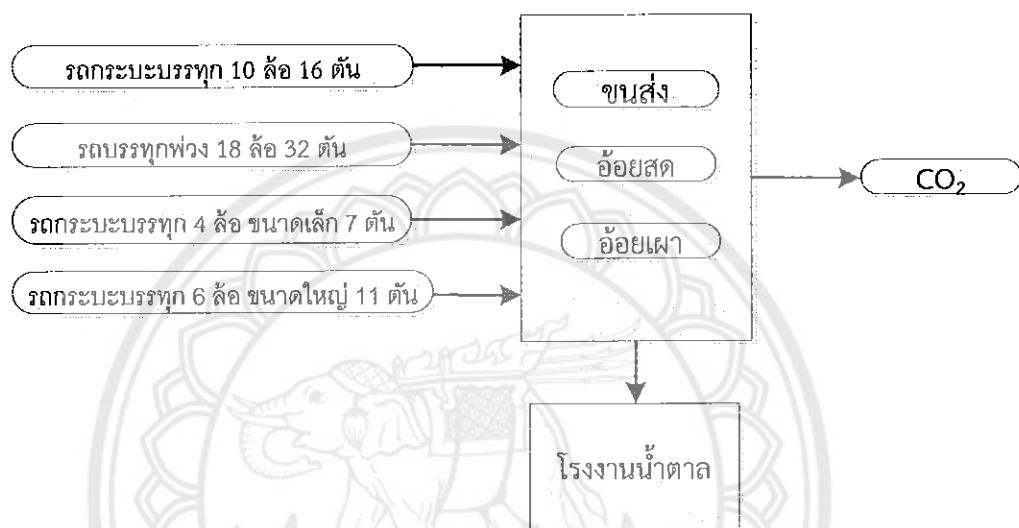
กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบจะมีขั้นตอนการเตรียมดิน ซึ่งการเตรียมดินก็จะใช้เครื่องจักรเกษตร เช่น รถไถ การปลูกอ้อยก็จะมีการใช้เครื่องปลูกอ้อย การดูแลรักษา ก็จะมีการให้น้ำ อ้อยการใส่ปุ๋ย การเก็บเกี่ยวก็จะใช้รถตัดอ้อย ซึ่งแต่ละกระบวนการจะมีการใช้น้ำมันดีเซล น้ำ ปุ๋ย เพื่อที่จะได้อ้อยที่สมบูรณ์และมีน้ำหนักที่สมบูรณ์ทำการน้ำตาลทราย ดังภาพ 31



ภาพ 31 แผนผังกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ

แผนผังกระบวนการขันสีง

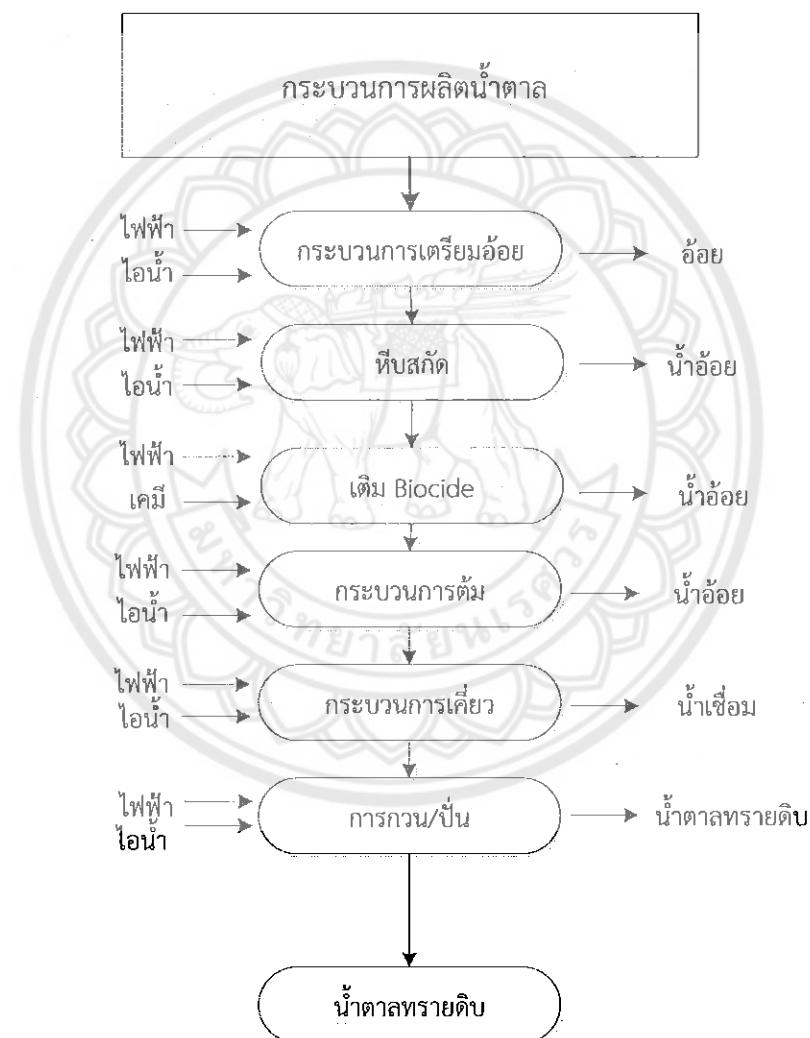
กระบวนการขันสีงผลผลิตจะประกอบไปด้วย รถบบรถหุก 10 ล้อ น้ำหนักบรรทุก 16 ตัน รถบบรถหุก 18 ล้อ น้ำหนักบรรทุก 32 ตัน รถบบรถหุก 4 ล้อ น้ำหนักบรรทุก 7 ตัน และรถบบรถหุก 6 ล้อ น้ำหนักบรรทุก 11 ตัน ซึ่งใช้น้ำมันดีเซลเป็นเชื้อเพลิง ระยะทางในการขันสีงประมาณ 70 km ซึ่งรถบบรถหุก 10 ล้อ น้ำหนักบรรทุก 16 ตัน คิดเป็น 92% ของการขันสีงทั้งหมด ดังภาพ 32



ภาพ 32 แผนผังกระบวนการขันสีงวัตถุดิน

แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน

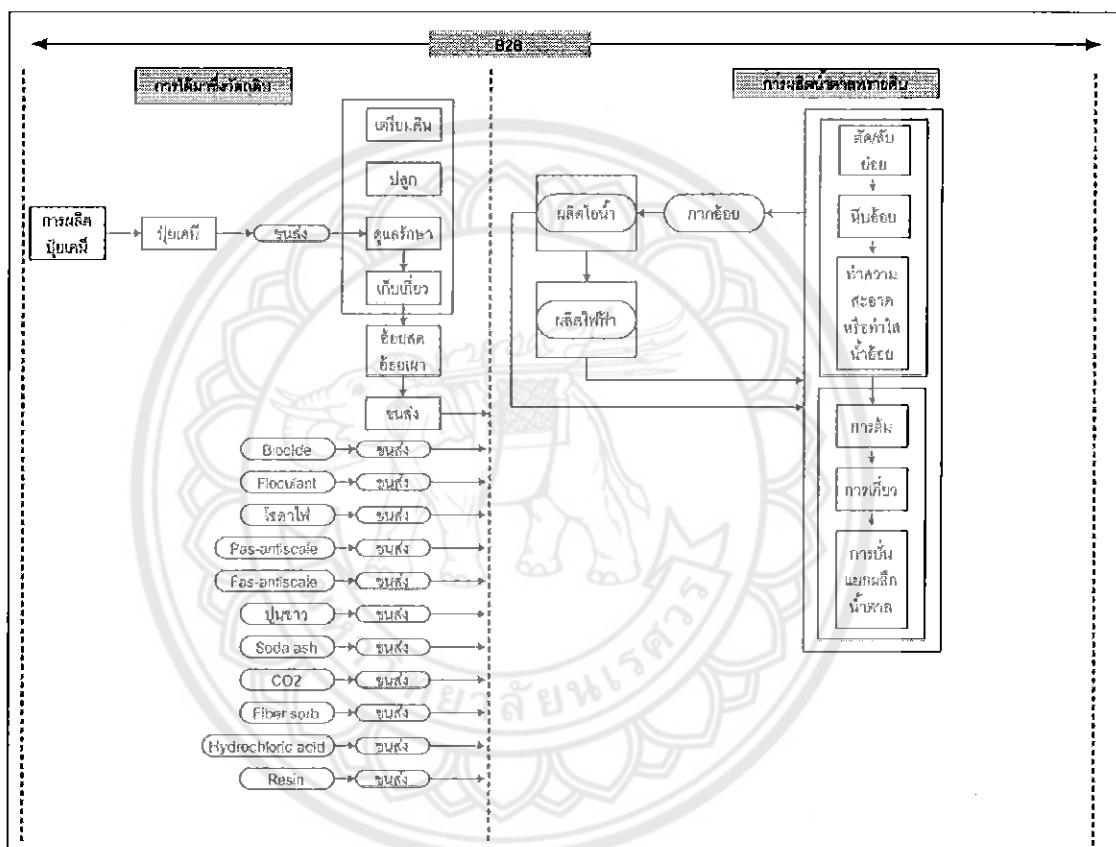
กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ ประกอบด้วยกระบวนการเตรียมอ้อย กระบวนการหีบ กระบวนการเติมสารเคมี กระบวนการต้ม กระบวนการเคี่ยว กระบวนการปั่น ซึ่งแต่ละกระบวนการจะมีการใช้พลังงานไฟฟ้า พลังงานความร้อน ซึ่งพลังงานไฟฟ้าและพลังงานความร้อนที่ใช้ได้มาจากโรงไฟฟ้าของโรงงาน ซึ่งใช้กากอ้อยที่ได้มา จากกระบวนการหีบอ้อยเป็นเชื้อเพลิงในการผลิตพลังงานไฟฟ้าและพลังงานความร้อน ดังภาพ 33



ภาพ 33 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน

แผนผังกระบวนการประเมินค่ารับอนุญาตพринท์ของน้ำตาลทรายดิบ

การประเมินแบบ Business-to-Business (B2B) คือการปล่อยก้าวเรื่องจากตัวเอง กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิต จนถึง ณ หน้าโรงงานพร้อมส่งออก หรือจนถึงที่เป็นสารขายเข้า หรือวัตถุดิบผู้ผลิตรายต่อไป ดังนั้นนักวิจัยจึงได้ทำการประเมินかる์บอนฟุตพري้ทของการผลิต นำตาลทรายดิบ Hi-pol และ J-spec ของบริษัทนำตาลไทยเอกลักษณ์



ภาพ 34 แผนผังกระบวนการประเมินค่ารับอนุญาตพรีนท์ของน้ำดาลทรายดิน

ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ

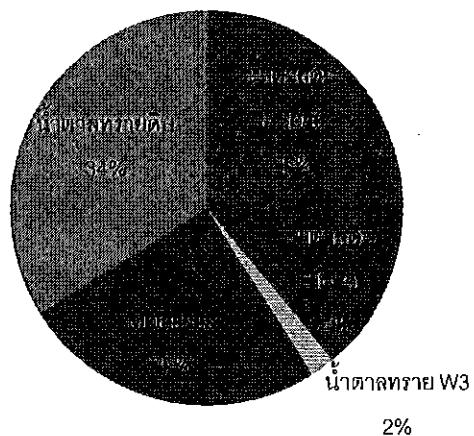
การปันส่วนของผลิตภัณฑ์ ทำการปันส่วนโดยน้ำหนักของผลผลิตของบริษัทน้ำตาลไทย เอกลักษณ์ ช่วงการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ปี พ.ศ.2555/2556 ซึ่งทำการประเมินค่ารับอนฟุตพริ้นท์ ในส่วนของน้ำตาลทรายดิบ J-spec และน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol แสดงรายละเอียดดังตาราง 23

ตาราง 23 การปันส่วนผลิตภัณฑ์ ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

น้ำตาลทรายดิบ	ปริมาณ	หน่วย	ปันส่วนโดยน้ำหนัก
น้ำตาลดิบ J-Spec	98,025,030	kg	25%
น้ำตาลดิบ Hi-Pol	54,637,160	kg	14%
น้ำตาลทราย W3	5,902,600	kg	2%
Molasses	97,106,000	kg	25%
น้ำตาลทรายดิบ	129,734,828	kg	34%
รวม	385,405,618	kg	100%

จากตาราง 23 สามารถจำแนกเป็นน้ำตาลทรายดิบ, น้ำตาลดิบ J-spec, น้ำตาลดิบ Hi-pol, น้ำตาลทรายดิบ W3 และโมลัส เมื่อคิดเป็นร้อยละโดยน้ำหนักจะได้สัดส่วนเท่ากับ 129,734,828kg (34%), 98,025,030kg (25%), 54,637,160kg (14%), 5,902,600kg (2%), 97,106,000kg (25%) ตามลำดับ ดังภาพ 35

การปันส่วนผลิตภัณฑ์
ของโรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์



ภาพ 35 การปันส่วนผลิตภัณฑ์ ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

สัดส่วนการใช้พลังงานไฟฟ้าของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

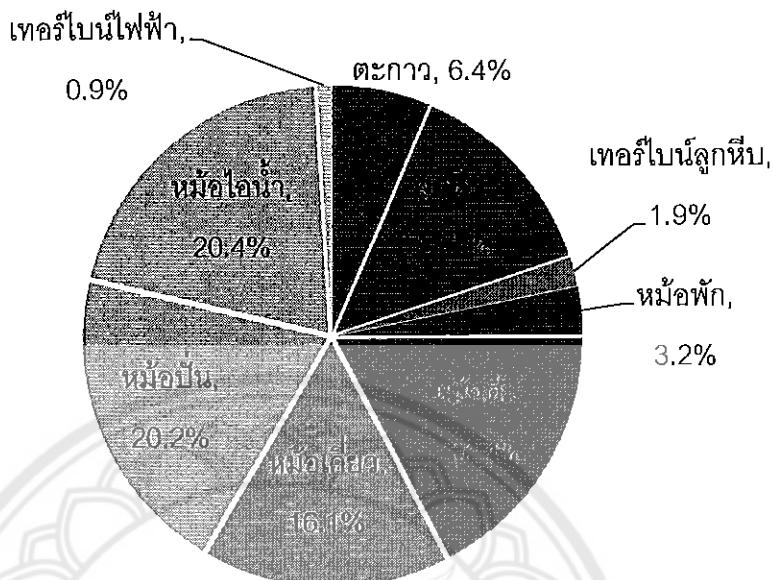
กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ มีการใช้พลังงานไฟฟ้า โดยไฟฟ้าที่ใช้ในกระบวนการต่างๆ ของโรงงานมาจากการใช้กากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงในการผลิตพลังงาน และใช้ในส่วนของหม้อไอน้ำใช้ถึง 20.4% รองลงมาเป็นกระบวนการปั่น 20.2% หม้อต้ม 17.4% ตามลำดับ

ตาราง 24 ไฟฟ้าที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

กระบวนการ	เครื่องมือ	ปริมาณไฟฟ้า (kWh/y)	(%)
เตรียม	ตะกร้า	1,410,506.90	6.4%
กระบวนการหีบ	ถุงหีบ	2,956,062.32	13.5%
	เทอร์บิน์ถุงหีบ	420,150.99	1.9%
กระบวนการทำปั๊ก	หม้อพัก	690,248.06	3.2%
กระบวนการต้ม	หม้อต้ม	3,814,370.77	17.4%
กระบวนการเคี่ยว	หม้อเคี่ยว	3,535,270.47	16.1%
กระบวนการปั่น	หม้อปั่น	4,420,588.63	20.2%
หม้อไอน้ำ	หม้อไอน้ำ	4,459,602.65	20.4%
เทอร์บิน์ไฟฟ้า	เทอร์บิน์ไฟฟ้า	204,073.34	0.9%
รวม		21,910,874.13	100%

จากตาราง 24 สามารถจำแนกพลังงานที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ได้ ดังนี้ ตะกร้า 6.4%, ถุงหีบ 13.5%, เทอร์บิน์ถุงหีบ 1.9%, หม้อพัก 3.2%, หม้อต้ม 17.4%, หม้อเคี่ยว 16.1%, หม้อปั่น 20.2%, หม้อไอน้ำ 20.4%, เทอร์บิน์ไฟฟ้า 0.9% ตามลำดับ ดังแสดงภาพ 36 ซึ่งไฟฟ้าที่นำมาใช้ในกระบวนการต่างๆ ทางโรงงานน้ำตาลได้ทำการผลิตไฟฟ้าให้เองภายในโรงงาน โดยใช้กากอ้อย ที่ได้จากการหีบอ้อยมาเป็นเชื้อเพลิงในการผลิตไฟฟ้า

ไฟฟ้าที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์



ภาพ 36 ไฟฟ้าที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆ ที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลรายดิบ

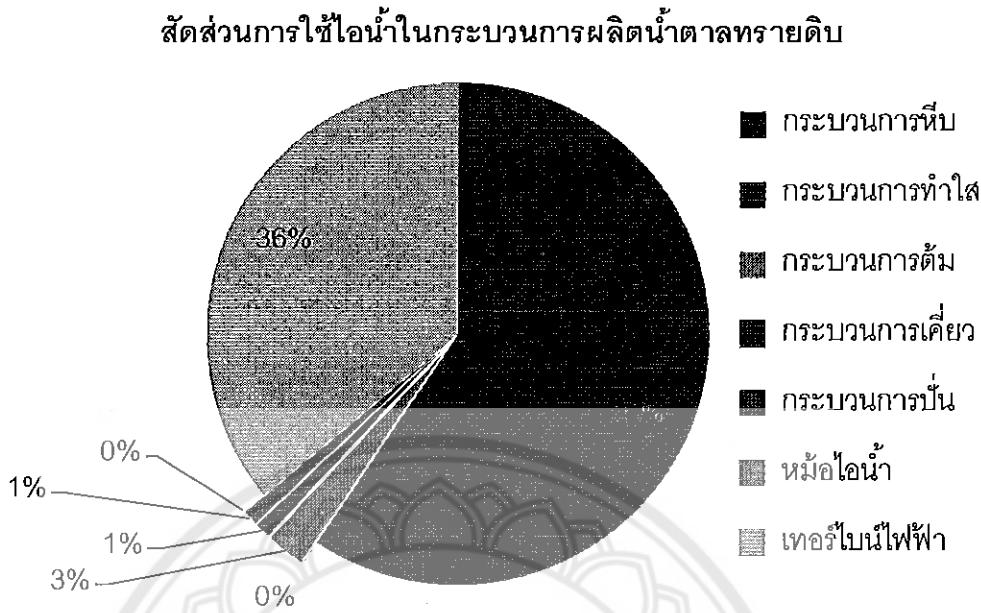
สัดส่วนการใช้โฉนดของกระบวนการผลิตน้ำตาลรายดิบ

กระบวนการผลิตน้ำตาลรายดิบของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ มีการใช้พลังงานโฉนด โดยโฉนดที่ใช้ในกระบวนการต่างๆ ของโรงงานมาจากการใช้กากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงในการผลิตพลังงาน และใช้ในส่วนของเทอร์บีโน่ลูกห็บใช้ถึง 59.39% รองลงมาเป็นเทอร์บีโน่ไฟฟ้า 36.11% หม้อต้ม 2.50% ตามลำดับ

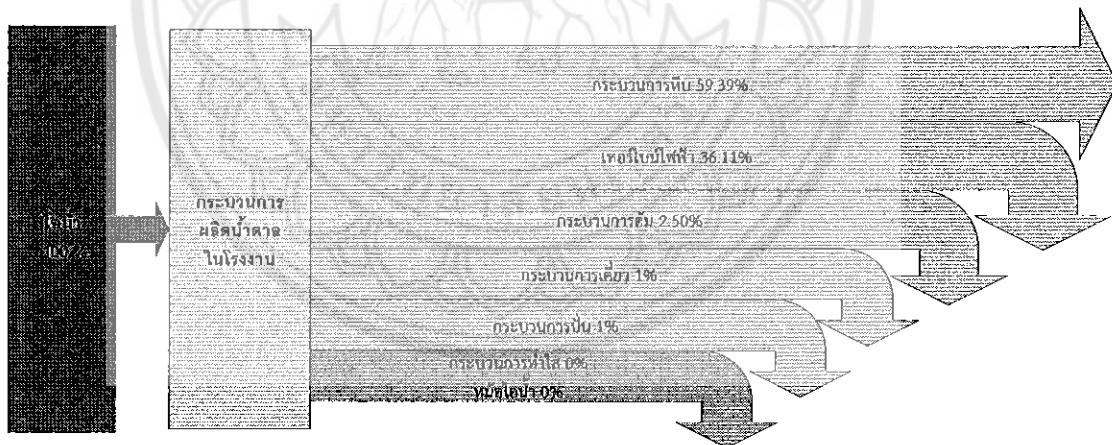
ตาราง 25 สัดส่วนการใช้โภน้ำของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

กระบวนการ	เครื่องมือ	kg	%
เตรียม	ตะกร้า	0.00	0%
กระบวนการหีบ	ถุงหีบ	0.00	0%
	เทอร์ไบน์ถุงหีบ	10,154,734.41	59.39%
กระบวนการทำใส	หม้อพัก	0.00	0%
กระบวนการต้ม	หม้อต้ม	427,459.78	2.50%
กระบวนการเคี่ยว	หม้อเคี่ยว	170,983.91	1%
กระบวนการปั่น	หม้อปั่น	170,983.91	1%
หม้อโคน้ำ		0.00	0%
เทอร์ไบน์ไฟฟ้า		6,174,228.99	36.11%

จากตาราง 25 สามารถจำแนกพลังงานที่ใช้ในเครื่องมือต่างๆได้ดังนี้ กระบวนการที่มีการใช้โภน้ำส่วนหลักๆ เป็นส่วนของเทอร์ไบน์ถุงหีบ 59.39% ซึ่งทำหน้าที่ในการบีบอัดน้ำโดยใช้โภน้ำขับเคลื่อนกระบวนการหีบ รองลงมาเป็นกระบวนการเทอร์ไบน์ไฟฟ้า 36.11% และหม้อต้ม 2.50% ส่วนกระบวนการอื่นๆ ก็ใช้โภน้ำเป็นจำนวนที่น้อยมาก ตามลำดับ แสดงดังภาพ 37



ภาพ 37 แผนภูมิแสดงสัดส่วนการใช้โอน้ำของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ



ภาพ 38 สัดส่วนการใช้โอน้ำของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน

จากการสำรวจ 25 เป็นการใช้พลังงานในร้านตามกระบวนการต่างๆ ที่ใช้ผลิตน้ำตาลทรายดิบของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ มีทั้งกระบวนการเติร์ยมอ้อย กระบวนการหีบ กระบวนการทำไส กระบวนการต้ม กระบวนการเดี่ยว กระบวนการปั่น หม้อไอน้ำ เทอร์บินไฟฟ้า ซึ่งเทอร์บินไฟฟ้า มีหน้าที่ใช้พลังงานในร้านไปปั่นเพื่อผลิตกระแสไฟฟ้าแล้วนำมาใช้ในโรงงานมากที่สุดถึง 36.11% แสดงดังภาพ 37 และ 38

ผลของดัชนีพลังงาน (Specific Energy Consumption : SEC) ของกระบวนการผลิตน้ำตาล
จากสมการดัชนีพลังงาน (SEC)

$$SEC = \frac{\sum E}{\sum P}$$

เมื่อ

SEC : ดัชนีพลังงานต่อหน่วยของผลิตภัณฑ์

$\sum E$: ปริมาณพลังงานที่ใช้ (MJ)

$\sum P$: ปริมาณผลผลิต (ton)

หมายเหตุ: ปริมาณพลังงานที่ใช้ (MJ) ได้แก่ พลังงานไฟฟ้าและพลังงานความร้อน

พลังงานไฟฟ้า (MJ) = ($ไฟฟ้าที่ใช้ (KWh)$ x ค่าความร้อน (MJ/KWh)) /

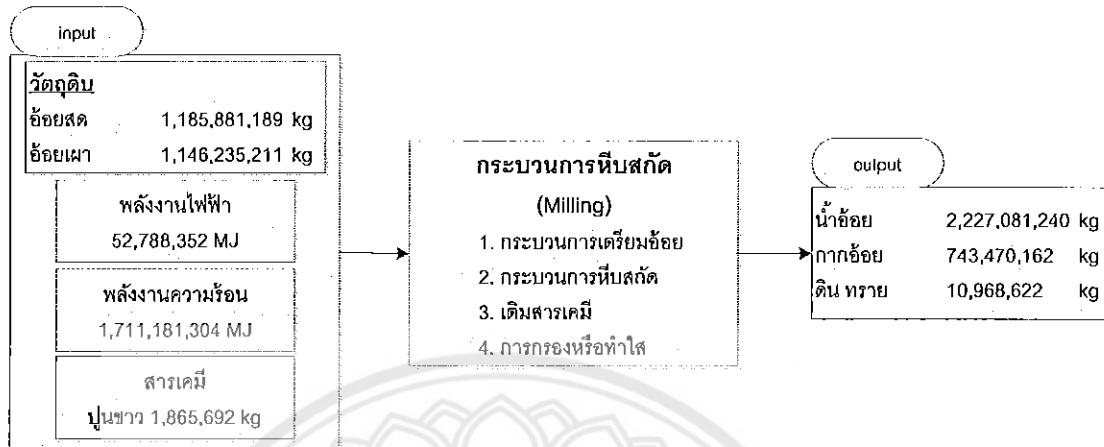
*ประสิทธิภาพของระบบไฟฟ้า

พลังงานความร้อน (MJ) = ปริมาณเชื้อเพลิง (ton) x ค่าความร้อน (MJ/ton)

ตาราง 26 ค่าความร้อนต่อหน่วย

ค่าความร้อนต่อหน่วย	หน่วย
ไฟฟ้า	MJ/KWh
ไอน้ำ	MJ/ton
ไอเสีย	MJ/ton

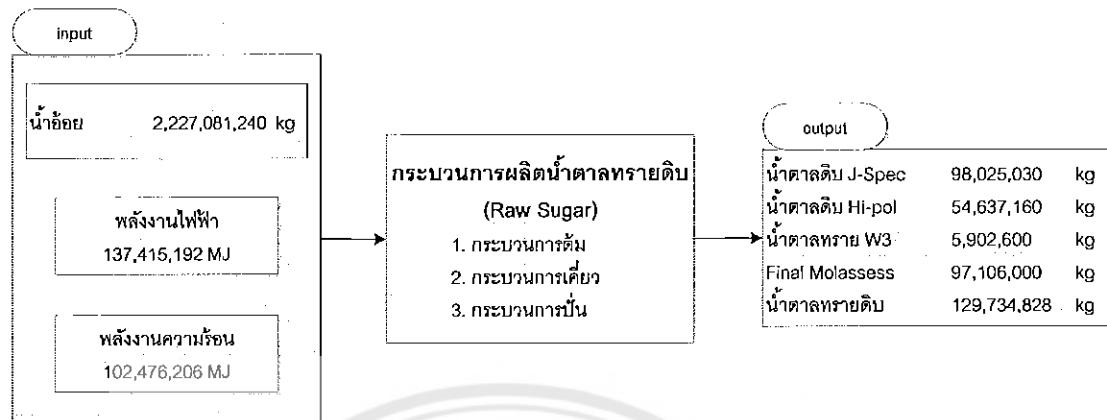
ส่วนที่ 1 กระบวนการในช่วงหีบสกัด (Milling)



ภาพ 39 ผลของดัชนีพลังงานช่วง Milling

จากผลการศึกษาค่าดัชนีพลังงานในช่วงกระบวนการหีบสกัด (Milling) พบว่า มีปริมาณ อ้อยเข้าไปจำนวน 2,332,116,400 kg โดยสามารถแบ่งค้อยได้ 2 ชนิด คือ อ้อยสด 1,185,881,189 kg และอ้อยเผา 1,146,235,211 kg แล้วนำเข้าสู่กระบวนการเตี๋ยมอ้อย เป็นกระบวนการแรกของ กระบวนการผลิตน้ำตาล มีหน้าที่ทำความสะอาดอ้อย โดยแยก ดิน ทราย กาก ใน ออกจากอ้อยสด และอ้อยเผา แล้วส่งต่อไปยังกระบวนการหีบสกัดเป็นกระบวนการที่สำคัญที่สุดของกระบวนการ ผลิตน้ำตาล มีหน้าที่ สกัดน้ำอ้อยออกจากลำอ้อย ได้ปริมาณน้ำอ้อย 2,227,081,240 kg และกากอ้อย 743,470,162 kg โดยกากอ้อยจะถูกส่งไปยังกระบวนการผลิตไอน้ำเพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิงในการผลิต ไอน้ำ ไปใช้ในกระบวนการต่างๆ ต่อไปแล้วส่งต่อไปยังกระบวนการเติมสารเคมีเพื่อทำการข่า เชื้อ แบคทีเรียนน้ำอ้อย แล้วส่งต่อไปยังกระบวนการกรองหรือทำไส มีหน้าที่ กรองน้ำอ้อยหรือทำไสให้ น้ำอ้อยมีความสะอาดมากที่สุด แล้วส่งต่อไปยังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบต่อไปซึ่งในช่วง กระบวนการนี้ มีการใช้พลังงานทั้งสิ้น 2 ชนิด ดังนี้ พลังงานไฟฟ้า 52,788,352 MJ และพลังงาน ความร้อน 1,711,181,304 MJ ดังภาพ 39

ส่วนที่ 2 กระบวนการผลิตในช่วงน้ำตาลทรายดิบ (Raw Sugar)



ภาพ 40 ผลของดัชนีพลังงานช่วง Raw Sugar

จากผลการศึกษาค่าดัชนีพลังงานในช่วงน้ำตาลทรายดิบ (Raw Sugar) ได้รับอ้อยมาจากการในช่วง Milling พบว่า มีปริมาณน้ำอ้อยจำนวน 2,227,081,240 kg และน้ำเข้าสู่กระบวนการต้มน้ำอ้อย มีหน้าที่ ต้มน้ำอ้อย เพื่อมาใช้ต่อต่างๆ และป้องกันการเน่าเสียของน้ำอ้อย แล้วส่งต่อไปยังกระบวนการเดี่ยว มีหน้าที่ เดี่ยวน้ำอ้อยให้เป็นน้ำเชื่อม และส่งต่อไปยังกระบวนการปั่น หน้าที่ ปั่นน้ำเชื่อมให้ได้เป็นน้ำตาลชนิดต่างๆ ตามค่าสี (ICUMSA) และความชื้นของน้ำตาล ที่กำหนดไว้ ได้เป็นน้ำตาลจำนวน 385,405,618 kg โดยสามารถแบ่งน้ำตาลออกได้เป็น 5 ชนิด น้ำตาลดิบ J-spec จำนวน 98,025,030 kg, น้ำตาลดิบ Hi-pol จำนวน 54,637,160 kg, น้ำตาลทราย W3 จำนวน 5,902,600 kg, มอลลัส จำนวน 97,106,000 kg, น้ำตาลทรายดิบ 129,734,828 kg ในส่วนของน้ำตาลทรายดิบนี้จะถูกนำไปทำลายเพื่อผลิตน้ำตาลทรายขาวต่อไป ซึ่งในช่วงกระบวนการนี้ มีการใช้พลังงานทั้งสิ้น 2 ชนิด ดังนี้ พลังงานไฟฟ้า 137,415,192 MJ และพลังงานความร้อน 102,476,206 MJ ดังภาพ 40

จากผลการศึกษาค่าดัชนีพลังงานการผลิตน้ำตาลทรายดิบ พบว่า ในช่วงกระบวนการหีบสกัด (Milling) มีการใช้พลังงานไฟฟ้า 52,788,352 MJ และพลังงานความร้อน 1,711,181,304 MJ ซึ่งปริมาณสารขากออกที่ได้คือ น้ำอ้อย 2,227,081,240 kg ค่าดัชนีพลังงานในช่วงกระบวนการหีบสกัด (Milling) เท่ากับ 792.05 MJ/ton และในช่วงกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ (Raw Sugar) มีการใช้พลังงานไฟฟ้า 137,415,192 MJ และพลังงานความร้อน 102,476,206 MJ ซึ่งปริมาณสารขากออกที่ได้คือ น้ำตาลดิบ J-spec, น้ำตาลดิบ Hi-pol, น้ำตาลทราย W3, มอลลัสและน้ำตาลทรายดิบ ค่าดัชนีพลังงานในช่วงกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ (Raw Sugar) เท่ากับ 5,199 MJ/ton

การคำนวณค่าร์บอนฟุตพรีนท์ของกระบวนการต่าง ๆ ของน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol

จากการเก็บข้อมูลวัดถูกดิบสารเคมีพลังงานและทรัพยากรต่างๆ สามารถนำมาคำนวณหาค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์และทำการคิดสัดส่วนของน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol 14% ของผลผลิตน้ำตาลทั้งหมด โดยรายละเอียดแสดงดังตารางที่ 28 - 30

ตาราง 27 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ที่ทำการประเมินค่าร์บอนฟุตพรีนท์

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	Pol ค่าความหวานน้ำตาล ($^{\circ}Z$)	ความชื้น (%)
ทรายดิบ Hi-pol	1001-2000	98.50-99.50	≤ 1.0



ตามมาตราง 28 ของประมวลกฎหมายวิธีพิจารณาความข้อกล่าวหาฯ ต้องดำเนินการโดยยกเว้นการร้องขอหนังสือของผู้ต้องหา ไม่ได้เป็นสิ่งเดิม หรือพยายามจะเปลี่ยนแปลงบุคคลของผู้ต้องหาให้เป็นคนอื่น

กระบวนการผลิตน้ำตาลสด (Raw Sugar)		กระบวนการผลิตน้ำตาลทราย (Cane Sugar)		กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายที่ผ่านกระบวนการรีฟайн (Refined Sugar)	
กระบวนการ	ปริมาณการ	หน่วย	ค่า EF	หน่วย	ค่า EF
กระบวนการหั่นบลังก์ (Milling)					
ช้อนสุด	21,7047	kg	0.0110	ช้อนสุดจากต้นน้ำด้วยวิธีผ้าใบ	0.033730
ช้อนแมง	20,9790	kg	0.0152	ช้อนสุดจากต้นน้ำด้วยวิธีผ้าใบ	0.045082
ปุ๋น瓜	0.0341	kg	0.0025	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000012
Bacteriocide (antibiotic)	0.0002	kg	1.1500	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000040
Flocculant	0.0002	kg	1.4300	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000034
เจาะปู	0.0003	kg	1.0547	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000040
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0002	kg	0.6157	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000018
กระบวนการทำน้ำตาลสด (Raw Sugar)					
Molasses Refine	0.2339	kg	0.0000	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000000
โบทาไฟ 50%	0.0063	kg	1.1148	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000997
PAS... (ปูองกันตูนกรร๊าน)	0.0002	kg	1.9493	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000048
FAS... (ปูองกันตูนกรร๊าน)	0.0003	kg	1.9493	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000087
Soda Ash	0.0001	kg	1.3015	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000027
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0001	kg	0.6157	ช้อนสุดภารภัลต์ในตาน้ำตาลทรายตีบเป็นคร.	0.000006

ตาราง 29 การประมวลผลการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัสดุดิน สารเคมี ทรัพยากรและพลังงานของกรองสิ่ง

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF kgCO ₂ /หน่วย	แหล่ง kgCO ₂ อ/หน่วย
Milling (ตัดข่าย>หั่น>เติมสารเคมี>กรอง)				
Input				
น้ำร้อนพรมอุ่น	12.8051	kg	0.0000	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
ไฟฟ้า (รีวมอล)	0.1208	kWh	0.0371	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
ไอน้ำ (รีวมอล)	14.8431	kg	0.0264	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
น้ำใช้หั่น-นำหล่อเย็น	0.1654	kg	0.0003	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
ตราชุด (การซั่นตีน-กรวย)	0.0000	L	0.3282	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
ตราชุด(การซั่นตีน-กรวย)-กรองไห่ม	0.0000	kg	0.3282	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
Output				
กากอ้อย	13.6074	kg	0.0000	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
โคลีสี	14.6862	kg	0.0000	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
ดิน/ทราย	0.2008	kg	0.0000	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555
น้ำเสีย	0.1654	kg	0.0002	ซื้อสูบการผลิตน้ำดาลทรายดินปี พ.ศ. 2555

ตาราง 30 การประเมินการเปลี่ยนกําลังงานเชื่อมกรดเจาของตําบล สารเคมี ทรัพยากรและพลังงานทุกอย่างในการผลิตน้ำดาลทรายติป Hi-pol

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF (kgCO ₂ e/หน่วย)	ผลลัพธ์ (kgCO ₂ e/หน่วย)
Raw Sugar (ต้ม>เคี้ยว>ป่น)				
Input				
น้ำร้อน (Condensate)	6.1626	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ในกระบวนการ
ไครสีญ	0.6609	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ในกระบวนการ
ไฟฟ้า (ศักยภาพ)	0.3144	kWh	0.0371	คำนวณการผลิตไฟฟ้าจากศักยภาพ
น้ำใช้ท่อปะปาหล่อเย็น	1.3367	kg	0.0003	คำนวณการผลิตน้ำอุ่น
Output				
Final Molasses	1.7773	kg	ไม่นำมาคิด (ปั่นสกัดออกแล้ว)	
Filter Cake (กรากหมูกรอบ)	2.3579	kg	ให้เกษชุดกร (มารับ)	0.000000
ไครส์ทายออกค้อนเดนเซอร์	6.1198	kg	นำกลับไปใช้ในกระบวนการ	0.000000
น้ำ Condensate	0.6609	kg	นำกลับไปใช้ในกระบวนการ	0.000000
น้ำสีญ	1.3367	L	คำนวณการรับเข้มน้ำเสีย	0.000035

ตาราง 30 (ต่อ)

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF (kgCO ₂ e/หน่วย)	แหล่งมา	ผลลัพธ์ (kgCO ₂ e/หน่วย)
นำร่องรักษากลไก					
ไฟฟ้า(Grid)	0.04905	kWh	0.6093	ซื้อขายการผลิตนำเข้าตลาดทรายดีบีเพ.ศ. 2555	0.029884
จราจร	0.00009	kg	1.0547	ซื้อขายการผลิตนำเข้าตลาดทรายดีบีเพ.ศ. 2555	0.000094
น้ำมันหล่อลื่นและเชื้อเพลิงจักรยาน	0.00007	kg	0.6157	ซื้อขายการผลิตนำเข้าตลาดทรายดีบีเพ.ศ. 2555	0.000042
รวมมูลรวมการปล่อยก๊าซเรือนกระจกขององค์กร 0.08786 kgCO ₂ e					
การปล่อย GHG ของภาครัฐบาลและภาคธุรกิจในประเทศไทย วัดที่ดิน พลังงาน และทรัพยากร 0.16798 kgCO₂e					

กระบวนการขนส่ง

ในการศึกษาการขนส่งอ้อยไปถึงโรงงานของการผลิตเป็นน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol มีรายละเอียดคือ การขนส่งอ้อยที่มาจากไร่อ้อยจากจังหวัดสุโขทัยและจังหวัดอุตรดิตถ์โดยใช้รถบรรทุก 10 ล้อ รถพ่วง 18 ล้อ รถไถบรรทุกพ่วง รถไทยแลนด์ และสารเคมีที่ใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบจากคลังสินค้าที่จังหวัดกรุงเทพมหานครถึงจังหวัดอุตรดิตถ์จนมาถึงหน้าบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ โดยใช้รถบรรทุก 10 ล้อ รถพ่วง 18 ล้อ รถบรรทุก 6 ล้อ และรถบรรทุก 4 ล้อ ตามลำดับ [31]

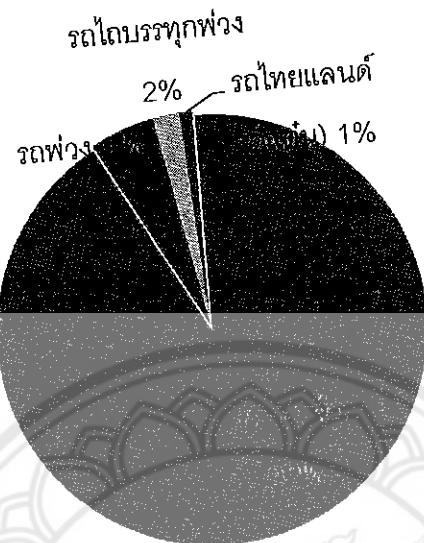
สัดส่วนการขนส่งของการได้มาซึ่งวัตถุดิบอ้อย

ตาราง 31 การขนส่งการได้มาซึ่งวัตถุดิบอ้อย

ประเภทรถ	น้ำหนัก(ton)	ระยะทาง (km)	สัดส่วนการขนส่ง
รถ 10 ล้อ	28	70	92%
รถพ่วง	50	70	5%
รถไถบรรทุกพ่วง	18	30	2%
รถไทยแลนด์ (อีเต้น)	4	20	1%

จากตาราง 31 การขนส่งอ้อย >95% มาจากจังหวัดสุโขทัย (ระยะทาง 70 km) ที่เหลือมาจากพื้นที่จังหวัดอุตรดิตถ์หรือพื้นที่ใกล้ๆ บริเวณโรงงานน้ำตาล (ระยะทาง 20-30 km) ซึ่งสัดส่วนของการขนส่ง 92% มาจากรถบรรทุก 10 ล้อ 5% มาจากรถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ 2% มาจากรถไถบรรทุกพ่วง และ 1% มาจากรถไทยแลนด์ แสดงดังภาพ 41

สัดส่วนการขนส่งการได้มาซึ่งวัตถุดิบ



ภาพ 41 การขนส่งการได้มาซึ่งวัตถุดิบอ้อย

ที่มา: การคำนวณการปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากการขนส่งของน้ำดầuทรายดิบ Hi-pol
แสดงดังตาราง 32 - 35

ກຮະບວນກາງຂັ້ນສົງ

ທາງ 32 ກາງໄປຮະເມີນກາງໂລ່ອຍກໍາເຊື້ອນກຮະຈຸກຂອງກາງການສ່ວດຖຸຕິບຈາກໄຮ້ຂອຍ - ໂຮງງານນໍາມາຕາລີ

ກຮະບວນກາງ		ຮູບແບບກາງຂັ້ນສົງ		ມລຄູນ	
ກຮະບວນກາງ	ປີມານ	ຮະຍະທາງ	ປະເທດກາຫະນະ	ນໍາທັນກປຣທຸກ tkm	kgCO ₂ ສ/ໜ່ວຍ
ກາງຂັ້ນສົງ(ກາງໄດ້ມາສັງວັດຖຸຕົນ)					
ກຮະບວນກາງຂັ້ນບ້ອຂອຍ					
ຫຼັກກະປະປະປຽກ 10 ສັງ 16 ຕົ້ນ (ລົງປັກຕິ) Full load	75			1.46506	0.0530
ຫຼັກກະປະປະປຽກ 10 ສັງ 16 ຕົ້ນ (ລົງປັກຕິ) No load	75			1.46506	0.5863
ຫຼັກປະຫຼາກພ່າງ 18 ສັງ 32 ຕົ້ນ (ລົງປັກຕິ) Full load	75	21.7047		0.16278	0.0441
ຫຼັກປະຫຼາກພ່າງ 18 ສັງ 32 ຕົ້ນ (ລົງປັກຕິ) No load	75			0.16278	0.8629

ตาราง 32 (ต่อ)

กิจกรรมทางการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขนส่ง	น้ำหนักบรรทุก t/km	ค่า EF	ผลดูด
			บรรณาธิการหนา	kgCO ₂ /หน่วย	kgCO ₂ /หน่วย	
75	75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	1.41609	0.0530	0.07505	
75	75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	1.41609	0.5863	0.05189	
75	75	รถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ 32 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.11014	0.0441	0.00486	
75	75	รถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ 32 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.11014	0.8629	0.00297	
20	20.9790	รถบรรทุก 4 ล้อ 7 ตัน เส้นทางเล็ก 7 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.00420	0.1402	0.00059	
20	20	รถบรรทุก 4 ล้อ 7 ตัน เส้นทางเล็ก 7 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.00420	0.3111	0.00019	
30	30	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.01259	0.0610	0.00077	

มาตรา 32 (ต่อ)

ກຮະບວນການ		ຮູບແບບກາງຄົນສັງ		ຄ່າ EF		ຜລຄຸນ	
ປີມານ	ຮອບຮາງ	ປະເທດການທະນະ	ນ້ຳໜ້າປະປຽບຫຼຸກ tkm	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ
ຂໍ້ອ່ານາ	4.6520	30	ຈົດກະບົວປະປຽບຫຼຸກ 6 ສື່ອ ຫັນຕິໂນງ 11 ຕິ່ນ (ງິນຝາຕີ) No load	0.01259	0.4892	0.00056	
ຕາຫາງ 33 ການປະເມີນການປະລຶກຢາຍການຮັບຮັດຈາກອອກການໃຊ້ມາສື່ງວັດທີນ ຈາກໂຮງງານຝຶກລິດ – ໂຮງງານນໍ້າອາຄີ							
ກຮະບວນການ		ຮູບແບບກາງຄົນສັງ		ຄ່າ EF		ຜລຄຸນ	
ປີມານ	ຮອບຮາງ	ປະເທດການທະນະ	ນ້ຳໜ້າປະປຽບຫຼຸກ tkm	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ	kgCO ₂ e/ຫ່ວຍ
ການໝັ້ນສັ່ງ(ການໄດ້ມາສື່ງວັດທີນ)							
ກຮະບວນການທີ່ປ່ອຍ							
ປູ້ນອກ	439	ຈົດກະບົວປະປຽບຫຼຸກ 10 ສື່ອ 16 ຕິ່ນ (ງິນຝາຕີ) Full load	0.01499	0.0530	0.00079		
0.0341	439	ຈົດກະບົວປະປຽບຫຼຸກ 10 ສື່ອ 16 ຕິ່ນ (ງິນຝາຕີ) No load	0.01499	0.5863	0.00055		

ตาราง 33 (ต่อ)

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รปภ.แบบการขนส่ง		ค่า EF	ผลลัพธ์
			ประมาณทางหน่วย	น้ำหนักบรรทุก tkm		
Biocide (Alkyl Dimethyl Benzyl Ammonium Chloride)	442 0.0002	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.000011	0.0530	0.000001	0.000000
		รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.000011	0.5863		
Flocculant	442 0.0002	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.000007	0.0530	0.000000	0.000000
		รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.000007	0.5863		
กรด	20 0.0003	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.000001	0.0610	0.000000	0.000000
		รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.000001	0.4892		

ตาราง ๓๓ (ต่อ)

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	ประเภทการพาณิชย์	ค่า EF	ผลลัพธ์
				kgCO ₂ eq/หน่วย	kgCO ₂ eq/หน่วย
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0002	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คง常态) No load	0.00001	0.4892
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0002	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คง常态) Full load	0.00000	0.0610
ขยะพลาสติก 50%	0.0063	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คง常态) Full load	0.0028	0.0530
ขยะพลาสติก 50%	0.0063	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คง常态) No load	0.0028	0.5863
PAS... (ปูองกันกระแทก)	0.0002	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คง常态) Full load	0.00001	0.4892
PAS... (ปูองกันกระแทก)	0.0002	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คง常态) No load	0.00000	0.0610

ตาราง 33 (ต่อ)

กระบวนการ	รูปแบบการขนส่ง			ค่า EF	ผลตอบ
	ปริมาณ	ระยะทาง	ประเภททาง		
FAS... (เรือกันเดลงรีล)	442	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0001	0.0530
	0.0002	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0001	0.00000
Soda Ash	442	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0003	0.0530
	0.0007	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0003	0.00000
นำเข้าหลังอสเมริคชั่นจีวี	20	20	รถบรรทุก 6 ล้อ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0000	0.0610
	0.0001		รถบรรทุก 6 ล้อ 11 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.4892

ตาราง 34 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของงานส่องทางการผลิตน้ำดื่ม Hi-pol

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขับเคลื่อน	ค่า EF	ผลรวม
การผลิต			นำเข้าพาราฟิน tkm	$\text{kgCO}_2\text{กม}^{-1}$	$(\text{kgCO}_2\text{กม}^{-1})$
กระบวนการการห้ามอย					
ตัวรถ	0.0000	5	รถบรรทุก 6 ล้อขนาดเล็ก 8.5 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0000	0.0000
	5		รถบรรทุก 6 ล้อขนาดเล็ก 8.5 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.0000

ตาราง 35 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของงานส่องทางการขับเคลื่อนการผลิตน้ำดื่ม Hi-pol

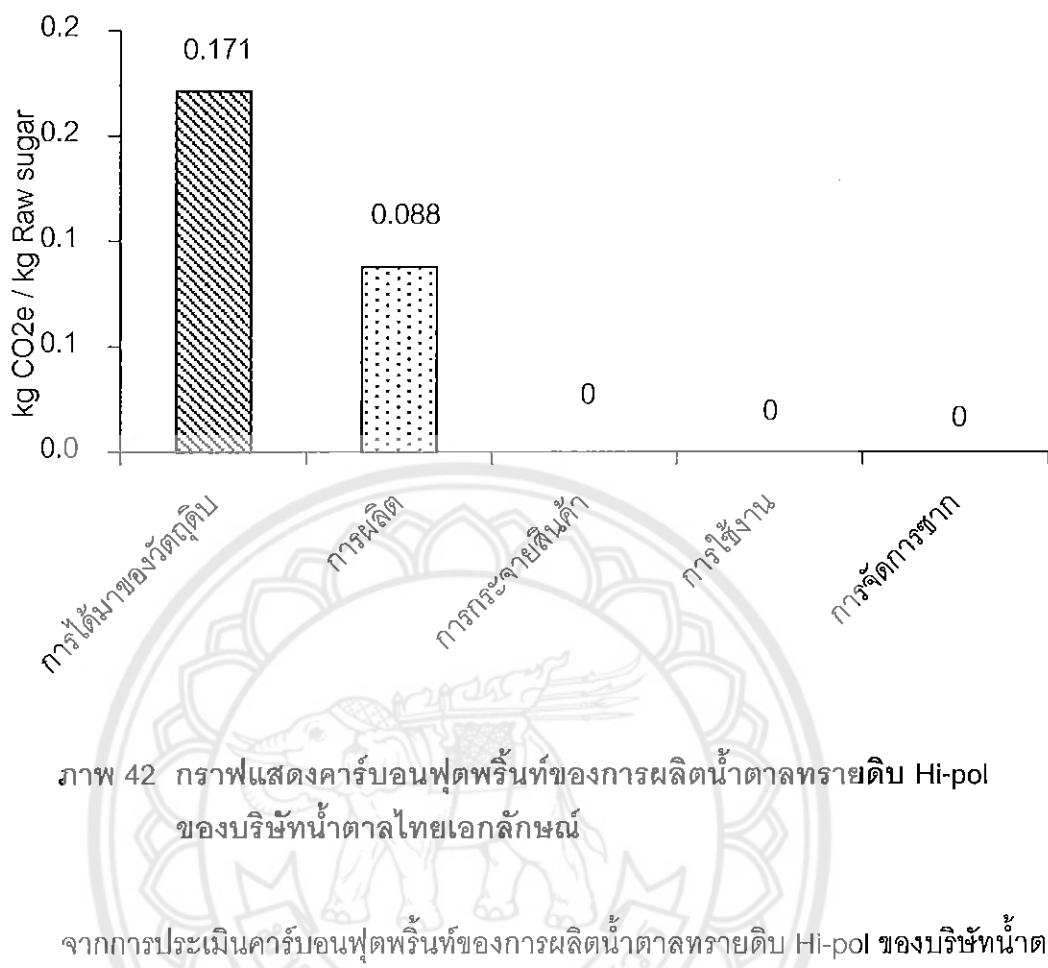
กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขับเคลื่อน	ค่า EF	ผลรวม
การนำเข้าพาราฟิน			นำเข้าพาราฟิน tkm	$\text{kgCO}_2\text{กม}^{-1}$	$(\text{kgCO}_2\text{กม}^{-1})$
การนำเข้าพาราฟิน					
นำเข้าพาราฟินสำหรับจัดห้าม	0.00007	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.00000	0.00000
	20		รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.00000	0.4892
การปล่อยก๊าซเรือนกระจก GHG จากการขนส่งทางแม่น้ำ 0.28 kgCO₂e					

จากการคำนวณค่ารับอนพุตพริ้นท์ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ โดยรายละเอียดแสดงดังตาราง 28 - 30 และการประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการขนส่งของน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol แสดงดังตาราง 32 – 35 มีผลคำนวณดังตาราง 36

ตาราง 36 ผลรวมของการคำนวณค่ารับอนพุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

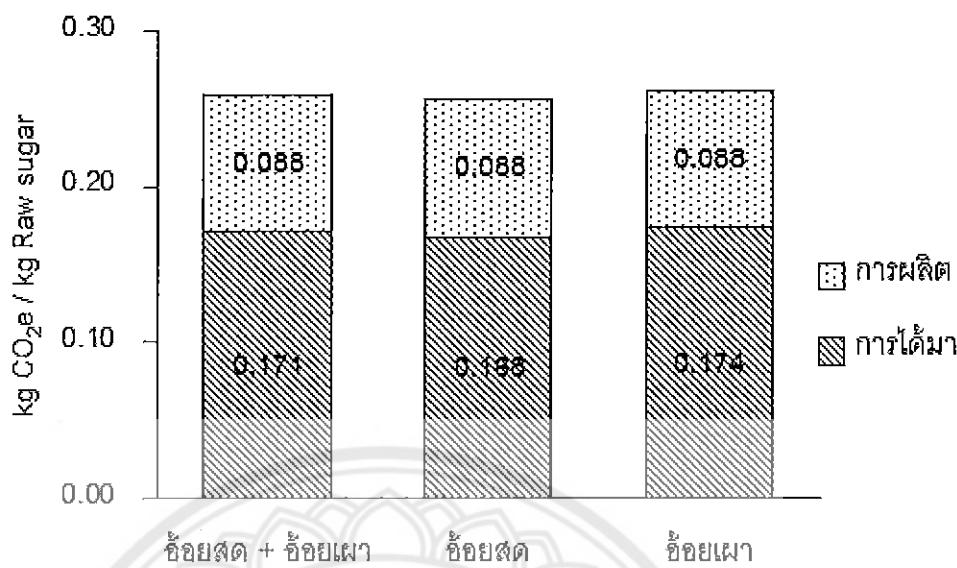
ช่วงวัฏจักรชีวิต	การปล่อย GHG ของ	การปล่อย GHG	ผลรวม	สัดส่วน
	การได้มาและการใช้	ของการขนส่ง	(kgCO ₂ e)	(%)
ประโยชน์ วัตถุดิบ	วัตถุดิบ			
พลังงาน	พลังงาน และ			
และทรัพยากร	ทรัพยากร			
(kgCO ₂ e)	(kgCO ₂ e)			
การได้มาของวัตถุดิบ	0.019	0.152	0.171	66
การผลิต	0.088	0	0.088	34
การกระจายสินค้า	0	0	0	0
การใช้งาน	0	0	0	0
การจัดการซาก	0	0	0	0
รวม	0.107	0.152	0.259	100.00

จากตาราง 36 พบว่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมดเท่ากับ 0.259 kgCO₂e แยกได้เป็น 2 กระบวนการ คือ การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบมีค่า 0.171 kgCO₂e คิดเป็น 66% และในส่วนของการผลิตพบว่ามีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกมีค่า 0.088 kgCO₂e คิดเป็น 34% และในส่วนการกระจายสินค้า การใช้งาน การกำจัดซาก ที่มีค่าเท่ากับ 0 kgCO₂e เพราะเป็นการประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์แบบ B2B (Business-to-Business) ซึ่งจะประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์การได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิต เท่านั้น ซึ่งแสดงได้ดังภาพ 42



ภาพ 42 กราฟแสดงค่ารับอนพุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

จากการประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ ที่มีการใช้อ้อยสดและอ้อยเผาที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ดังนั้นนักวิจัยจึงได้ทำการเบรี่ยงเทียบการประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์ของอ้อยสด + อ้อยเผา อ้อยสด และอ้อยเผาที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ซึ่งค่าการประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์ของอ้อยสด+ อ้อยเผาที่ใช้ผลิตน้ำตาลทรายดิบมีค่าเท่ากับ $0.259 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ อ้อยสดอย่างเดียวมีค่าเท่ากับ $0.256 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ และของอ้อยเผาอย่างเดียวมีค่าเท่ากับ $0.262 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ ดังภาพ 43 ดังนั้นการใช้อ้อยสดอย่างเดียว มีค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่น้อยกว่าการใช้อ้อยเผา ดังนั้นจึงควรสงเสริมให้มีการใช้อ้อยสด มาผลิตน้ำตาลทรายดิบ เพื่อเป็นการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมและลดการเกิดภาวะก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมาริบด้วย



ภาพ 43 กราฟเปรียบเทียบค่ารับอนพุตพริ้นท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของ อ้อยสด อ้อยเผา ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

การคำนวณค่ารับอนพุตพริ้นท์ของกระบวนการต่างๆ ของน้ำตาลทรายดิบ J-spec

จากการเก็บข้อมูลวัดถูกดิบสารเคมีพลังงานและทรัพยากร่างกายสามารถนำมารวบรวมหาค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการได้มาชี้วัดถูกดิบ การผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์และทำการคิดสัดส่วนของน้ำตาลทรายดิบ J-spec 25% ของผลผลิตน้ำตาลทั้งหมด โดยรายละเอียดแสดงดังตาราง 38 – 40 และการขนส่งของการได้มาของน้ำตาลทรายดิบ J-spec แสดงดังตาราง 41 - 44

ตาราง 37 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบ J-spec ที่ทำการประเมินค่ารับอนพุตพริ้นท์

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	PoI ค่าความหวานน้ำตาล (%)	ความชื้น (%)
ทรายดิบ J-spec	2001-3800	97.30-98.0	≤ 1.0

ตาราง 38 การประเมินการปล่อยกําazi เรือนครองวัตถุติป สารเคมี ทรัพยากรและผลิตภัณฑ์ของการได้มาซึ่งวัสดุติป

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF kgCO ₂ e/หน่วย	ผลลัพธ์	
				แหล่งของวัสดุ	kgCO ₂ e/หน่วย
กระบวนการหั่นสักด (Milling)					
Catalyst	12.0977	kg	0.0110	ข้อมูลจากศูนย์วิจัยฯ ร่างแบบปรับใช้สำหรับผู้ผลิต	0.03373
ซัคchar	11.6933	kg	0.0152	ข้อมูลจากศูนย์วิจัยฯ ร่างแบบปรับใช้สำหรับผู้ผลิต	0.04508
น้ำตาล	0.0190	kg	0.0025	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.00001
Bactericide (antibiotic)	0.0001	kg	1.1500	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.00004
Flocculant	0.0001	kg	1.4300	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.00003
เจลล์	0.0001	kg	1.0547	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.00004
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0001	kg	0.6157	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.00002
กระบวนการทำน้ำตาลติป (Raw Sugar)					
Molasses Refine	0.1304	kg	0.0000	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000000
โซดาไฟ 50%	0.00035	kg	1.1148	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000997
PAS... (เบรนกัมตะบาร์)	0.0001	kg	1.9493	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000048
FAS... (เบรนกัมตะบาร์)	0.0002	kg	1.9493	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000087
Soda Ash	0.0001	kg	1.3015	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000027
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0000	kg	0.6157	ข้อมูลการผลิตในประเทศไทยปี พ.ศ. 2555	0.000006
รวมปริมาณการปล่อยกําazi เรือนครองจากหมุดต้องการได้มาซึ่งวัตถุติป 0.08 kgCO₂e					

ตาราง 39 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัสดุตัวบิ๊บ สาราโคฟ ที่รพยากรและผลิตงานของภาครัฐ

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF kgCO ₂ /หั่นway)	แหล่งมา	แหล่งออก	ผลกระทบ (kgCO ₂ /หั่นway)
Milling (เครื่องมือ>หั่น>เติมสารเคมี>กรอง)						
มีร่องรอยของกลไก	7.1373	kg	0.0000	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000000
ไฟฟ้า (ซึ่งมีผล)	0.0673	kWh	0.0371	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000039
โภคภัย (ซึ่งมีผล)	8.2733	kg	0.0264	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.030981
น้ำใช้ทั่วไป-น้ำหล่อเย็น	0.0922	kg	0.0003	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000004
ตีบล (การขันตัน-ทราย)	0.0000	L	0.3282	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000001
ตีบล(การขันตัน-ทราย) -การ Renaiss	0.0000	kg	0.3282	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000001
Output						
กากอ้อย	7.5845	kg	0.0000	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000000
ไอลสี	8.1858	kg	0.0000	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000000
ตีบลทราย	0.1119	kg	0.0000	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000000
น้ำเสีย	0.0922	kg	0.0002	ซื้อขายก๊าซผิดตามตลาดทรายด้วยบิ๊บ พ.ศ. 2555		0.000002

ตาราง 40 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของวัสดุติป สารเคมี ทรัพยากรถและผลลัพธ์งานของกระบวนการผลิต

กระบวนการ	ปริมาณ	หน่วย	ค่า EF kgCO ₂ e/หน่วย)	แหล่งมา	แหล่งที่ไป (kgCO ₂ e/หน่วย)
Raw Sugar (ต้ม>เคี่ยว>ปั่น)					
Input					
น้ำร้อน (Condensate)	3.4349	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ในกระบวนการผลิต	0.000000
ไฮเดรต	0.3684	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ในกระบวนการผลิต	0.000000
ไฟฟ้า (เชื้อเพลิง)	0.1752	kWh	0.0371	คำนวณการผิดต่อพิพารณาซึ่งรวมถึงไฟฟ้าจากชุมชน	0.001585
น้ำใช้ท่อไป-น้ำหล่อเย็น	0.7450	kg	0.0003	คำนวณการผิดต่อเนื่องกัน	0.000055
Output					
Final Molasses	0.9906	kg	ไม่นำมาคิด (ปั่นส่วนของเหล้า)		
Filter Cake (การหมักของ)	1.3143	kg	0.0000 ไห้เก็บไว้ (มารับเมื่อ)	0.000000	
ไฮโดรเจนออกไซด์และโซเดียมไฮดรอกซิล	3.4111	kg	นำกลับไปใช้ในกระบวนการผลิต	0.000000	
น้ำ Condensate	0.3684	kg	นำกลับไปใช้ในกระบวนการผลิต	0.000000	
น้ำเสีย	0.7450	L	คำนวณการนำเข้าดำเนินการ	0.000035	

ตาราง 40 (ต่อ)

กระบวนการ	ปริมาณ หน่วย	ค่า EF kgCO ₂ e/หน่วย)	แหล่งมา/ทาง kgCO ₂ e/หน่วย)	แหล่งมา/ทาง (kgCO ₂ e/หน่วย)
นำร่องรักษากํา				
ไฟฟ้า(Grid)	0.02734 kWh	0.6093 ชั่วโมงการผลิตน้ำตาลทรายดิบปี พ.ศ. 2555	0.016657	
เจลก๊อปปี้	0.00005 kg	1.0547 ชั่วโมงการผลิตน้ำตาลทรายดิบปี พ.ศ. 2555	0.000052	
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.00004 kg	0.6157 ชั่วโมงการผลิตน้ำตาลทรายดิบปี พ.ศ. 2555	0.000024	
รวมปริมาณการปล่อยกําazi เรือนกระจกจากห้องห้องตัวของราษฎร์น้ำตาล J-spec 0.07 kgCO₂e				
การปล่อย GHG ของภาคติดตามแหล่งการใช้ประโภชน์ วัสดุติด ผลิตงาน และทรัพยากร 0.154 kgCO₂e				

การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของภาคขนส่งวัสดุดิบจากไร้ชื้อย - โรงงานน้ำตาลขอนแก่นฯรายตัว J-spec

ตาราง 4.1 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของภาคขนส่งวัสดุดิบจากไร้ชื้อย - โรงงานน้ำตาลขอนแก่นฯรายตัว J-spec

กระบวนการผลิต	รูปแบบการขนส่ง			ค่า EF kgCO ₂ eq/หน่วย	ผลคุณ kgCO ₂ eq/หน่วย
	ปริมาณ	รูปแบบทาง	น้ำหนักบรรทุก tkm		
การขนส่ง(การไดมาร์ช์จัดตั้งค่า)					
การบันทึกข้อมูล					
ข้อมูล	12.0977	75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.8166	0.0530
		75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.8166	0.5863
		75	รถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ 32 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0907	0.0441
		75	รถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ 32 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0907	0.8629
ข้อมูล	11.6933	75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.7893	0.0530
		75	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.7893	0.5863
					0.04183
					0.02892

ตาราง 41 (ต่อ)

กíchบานน้ำมัน	ปริมาณ	ระยะทาง	ประมาณกําหนด	น้ำหนักน้ำมันทุก t/km	ค่า EF	ผลลัพธ์
การขนส่ง(การได้มาซึ่งวัสดุต้น)				kgCO ₂ e/หน่วย	kgCO ₂ e/หน่วย	
กíchบานน้ำมันการห้ามออก						
75	รากประทุกพ่วง 18 ตู้อ 32 ตู้/น.	0.0614	0.0441	0.00271		
75	รากประทุกพ่วง 18 ตู้อ 32 ตู้/น. (ริงแบกตี้) Full load	0.0614	0.8629	0.00166		
20	รากกระปะบะราก 4 ล้อ ขนาด เล็ก 7 ตัน (ริงแบกตี้) Full load	0.0023	0.1402	0.00033		
20	รากกระปะบะราก 4 ล้อ ขนาด เล็ก 7 ตัน (ริงแบกตี้) No load	0.0023	0.311	0.00010		
30	รากกระปะบะราก 6 ล้อ ขนาด ใหญ่ 11 ตัน (ริงแบกตี้) Full load	0.0070	0.0610	0.00043		
30	รากกระปะบะราก 6 ล้อ ขนาด ใหญ่ 11 ตัน (ริงแบกตี้) No load	0.0070	0.4892	0.00031		

ตาราง 4.2 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกรวดดิน ได้มาซึ่งวัสดุติป์ จากการผู้ผลิต – โรงงานน้ำตาล

รหัสบาร์โค้ด	บริษัท	ระยะทาง	ประเภทการขนส่ง	ค่า EF		ผลดูด				
				ปริมาณ	ระยะทาง					
การขนส่ง(การได้มาซึ่งวัสดุติป์)										
กระบวนการทําน้ำตาลสด (Raw Sugar)										
น้ำตาล	0.0190	439	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) Full load	0.0084	0.0530	0.00044				
		439	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) No load	0.0084	0.5863	0.00031				
Biocide (Allyl Dimethyl Benzyl Ammonium Chloride)	0.0001	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) Full load	0.0001	0.0530	0.00000				
		442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) No load	0.0001	0.5863	0.00000				
Flocculant	0.0001	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) Full load	0.0000	0.0530	0.00000				
		442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องป่าตี) No load	0.00001	0.5863	0.000004				

ตาราง 42 (ต่อ)

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขนส่ง		ค่า EF kgCO ₂ /หน่วย	ผลคูณ
			ประเทืองานหนัก	น้ำหนักน้ำหนัก t/km		
จราจร	0.0001	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คงปั๊กตี) Full load	0.0000	0.0610	0.000000
		20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คงปั๊กตี) No load	0.0000	0.4892	0.000000
น้ำมันหล่อลื่นเครื่องจักร	0.0001	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คงปั๊กตี) Full load	0.0000	0.0610	0.000000
		20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (คงปั๊กตี) No load	0.0000	0.4892	0.000000
โสดาไฟฟ้า 50%	0.0035	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คงปั๊กตี) Full load	0.0016	0.0530	0.000008
		442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คงปั๊กตี) No load	0.0016	0.5863	0.000006
PAS... (ป้องกันดูดซับ)	0.0001	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (คงปั๊กตี) Full load	0.0000	0.0530	0.000000

ตาราง 42 (ต่อ)

กิจกรรมงานการ	ปริมาณ	ระยะทาง	ค่า CO ₂ การขนส่ง	น้ำหนักบรรทุก tkm	ค่า EF	ผลลัพธ์
			ปริมาณการขนส่ง			
FAS... (ปูยองกันเดซาการ์)	0.0002	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.5863	0.000000
			รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0001	0.0530	0.000000
Soda Ash	0.0007	442	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0001	0.5863	0.000000
			รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0003	0.0530	0.000002
น้ำอเนกประสงค์สำเร็จรูปจักร	0.0000	20	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0000	0.0610	0.000000
			รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.4892	0.000000

ตาราง 43 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของราชอาณาจักรและผลิตน้ำตาลทรายดิน J-spec

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขนส่ง	ค่า EF	ผลคุณ
			ประมวลผล		
การผลิต					
กระบวนการหัวอ้อย					
	0.0000	5	รถกรวยบะบะราถูก 6 ล้อขนาดเล็ก 8.5 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0000	0.0000
	5		รถกรวยบะบะราถูก 6 ล้อขนาดเล็ก 8.5 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.4238

ตาราง 44 การประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของราชอาณาจักรและบ่อน้ำกรองในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน J-spec

กระบวนการ	ปริมาณ	ระยะทาง	รูปแบบการขนส่ง	ค่า EF	ผลคุณ
			ประมวลผล		
การบำบัดรักษา					
น้ำเสียกลั่นเครื่องรักษา	0.00004	20	รถกรวยบะบะราถูก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) Full load	0.0000	0.0000
	20		รถกรวยบะบะราถูก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน (ร่องปกติ) No load	0.0000	0.4892
การปล่อย GHG ของกระบวนการส่งทั้งหมด 0.16 kgCO₂e					

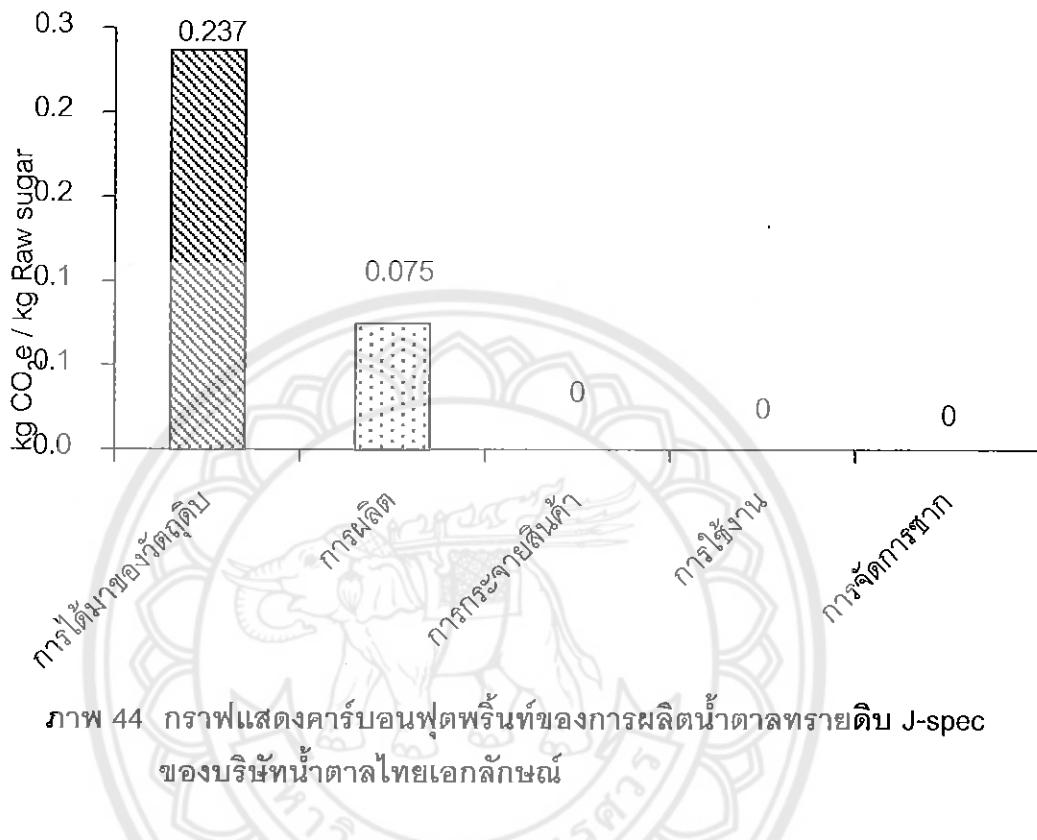
จากการคำนวณค่ารับอนฟุตพรีน์ที่ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ โดยรายละเอียดแสดงดังตาราง 37 – 39 และการประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจกของการขนส่งของน้ำตาลทรายดิบ J-spec แสดงดังตาราง 40 – 43 มีผลคำนวณดังตาราง 45

ตาราง 45 ผลรวมของการคำนวณค่ารับอนฟุตพรีน์ที่ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

ช่วงวัฏจักรชีวิต	การปล่อย GHG ของ การปล่อย GHG		ผลรวม (kgCO ₂ e)	สัดส่วน (%)
	การได้มาและการใช้	ของการขนส่ง		
	ประโยชน์ วัตถุดิบ	วัตถุดิบ		
	พลังงาน	พลังงาน และ		
	และทรัพยากร	ทรัพยากร		
	(kgCO ₂ e)	(kgCO ₂ e)		
การได้มาของวัตถุดิบ	0.080	0.157	0.237	76
การผลิต	0.075	0	0.075	24
การกระจายสินค้า	0	0	0	0
การใช้งาน	0	0	0	0
การจัดการซาก	0	0	0	0
รวม	0.155	0.157	0.312	100.00

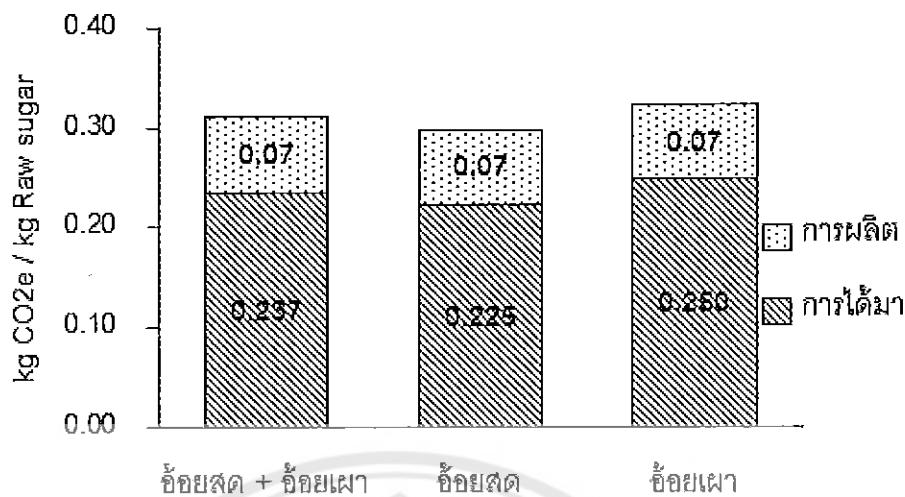
จากตาราง 45 พบว่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมดเท่ากับ 0.312 kgCO₂e แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบมีค่า 0.237 kgCO₂e คิดเป็น 76% และในส่วนของการนวนการผลิตพบว่ามีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกมีค่า 0.075 kgCO₂e คิดเป็น 24% และจากการเปรียบเทียบการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของภาคตะวันออกของประเทศไทย พนว่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกนี้จากหลายปัจจัยด้วยกัน เช่น ประสิทธิภาพเครื่องจักร ระยะเวลาการขนส่งวัตถุดิบเป็นต้นและในส่วนการกระจายสินค้า การใช้งาน การกำจัดซาก ที่มีค่าเท่ากับ 0

$\text{kg CO}_2\text{e}$ เพราะเป็นการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์แบบ B2B(Business-to-Business) ซึ่งจะประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์จากการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิต เท่านั้น ซึ่งแสดงได้ดังภาพ 44



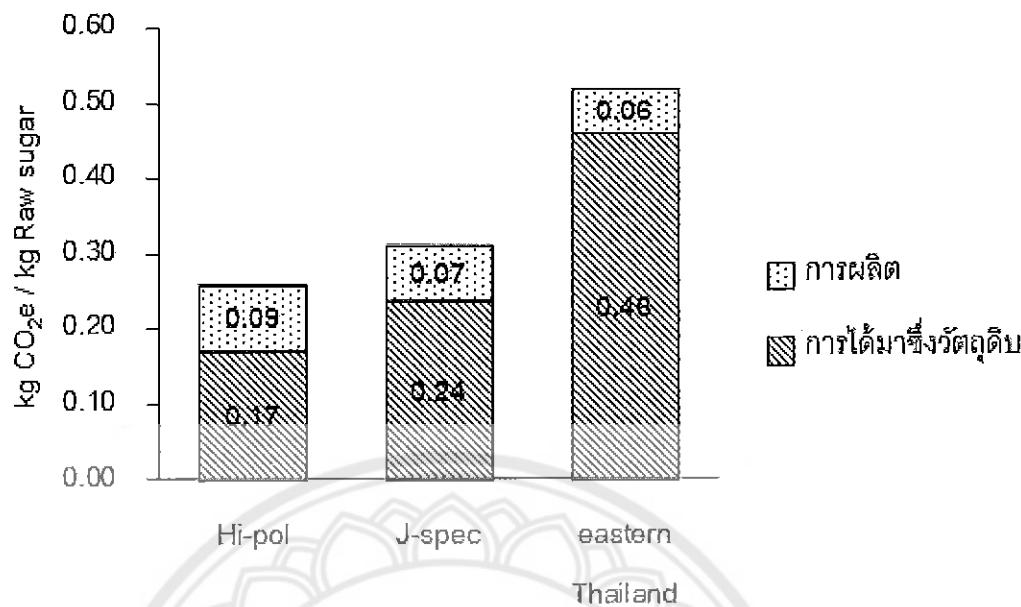
ภาพ 44 กราฟแสดงคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

จากการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ ที่มีการใช้อ้อยสดและอ้อยเผาที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ดังนั้นนักวิจัย จึงได้ทำการเปรียบเทียบการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของอ้อยสด + อ้อยเผา อ้อยสด และอ้อยเผา ที่ใช้ในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ซึ่งค่าการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของอ้อยสด + อ้อยเผา ที่ใช้ผลิตน้ำตาลทรายดิบมีค่าเท่ากับ $0.312 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ อ้อยสดอย่างเดียวมีค่าเท่ากับ $0.299 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ และของอ้อยเผาอย่างเดียวมีค่าเท่ากับ $0.325 \text{ kgCO}_2/\text{kg}$ ดังภาพ 45 ดังนั้นการใช้อ้อยสด อย่างเดียวมีค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกที่น้อยกว่าการใช้อ้อยเผา จึงควรส่งเสริมให้มีการใช้อ้อยสดมาผลิตน้ำตาลทรายดิบ เพื่อเป็นการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมและการเกิดภาวะก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมามากด้วย



ภาพ 45 กราฟแสดงคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec อ้อยสด อ้อยเผา ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

จากการประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์ของการผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ Hi-poi และน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ เปรียบเทียบกับภาคตะวันออกของประเทศไทย พนง.ว่าการลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของน้ำตาลทรายดิบ Hi-poi มีค่าเท่ากับ $0.259 \text{ kgCO}_2\text{e/kg}$ การลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของน้ำตาลทรายดิบ J-spec มีค่าเท่ากับ $0.312 \text{ kgCO}_2\text{e/kg}$ และการผลิตน้ำตาลทรายดิบของภาคตะวันออกของประเทศไทยมีค่าการลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกเท่ากับ $0.55 \text{ kgCO}_2\text{e/kg}$ ทั้งนี้ความแตกต่างของการลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก มาจากหลายปัจจัยด้วยกัน เช่น การได้มาซึ่งวัตถุดิบที่มีการใช้ปุ๋ยที่แตกต่างกันประสิทธิภาพ เครื่องจักร ระยะเวลาการขนส่งวัตถุดิบเป็นต้น ซึ่งแสดงรายละเอียดดังภาพ 46



ภาพ 46 กราฟแสดงการเปรียบเทียบการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกจากการผลิตน้ำตาลทราย

การลงทุนการเก็บเกี่ยวผลผลิต

ตาราง 46 การลงทุนการเก็บเกี่ยวผลผลิต

กระบวนการ	เงินลงทุน/ตัน (บาท)
รถตัดอ้อย + การขันส่ง	370
คนตัดอ้อย + การขันส่ง	370

ในการลงทุนการเก็บเกี่ยวผลผลิตอ้อยมีทั้งการใช้รถตัดอ้อย และการใช้แรงงานคน ซึ่งในกระบวนการตัดอ้อยก็จะประกอบไปด้วย การตัดอ้อย + การขันส่ง ราคាតันละ 370 บาท เท่ากับ ราคากำไรใช้แรงงานคนตัดอ้อยแต่การใช้แรงงานคนตัดจำเป็นต้องมีการเผาอ้อยเพื่อให้ง่ายต่อการตัดอ้อย จึงส่งผลกระทบในด้านของการปลดปล่อยคาร์บอนไดออกไซด์เป็นจำนวนมาก จากภาคที่เท่ากันนี้การใช้รถตัดอ้อยมีข้อได้เปรียบและยังส่งผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมน้อยกว่าการใช้คนตัดต้นน้ำในอนาคตจึงควรส่งเสริมให้มีการใช้รถตัดอ้อยเพื่อเป็นการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดจากภารเผาอ้อย และยังเป็นการลดมลพิษที่ทำให้เกิดสภาวะของโลกร้อนได้อีกด้วย

การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2

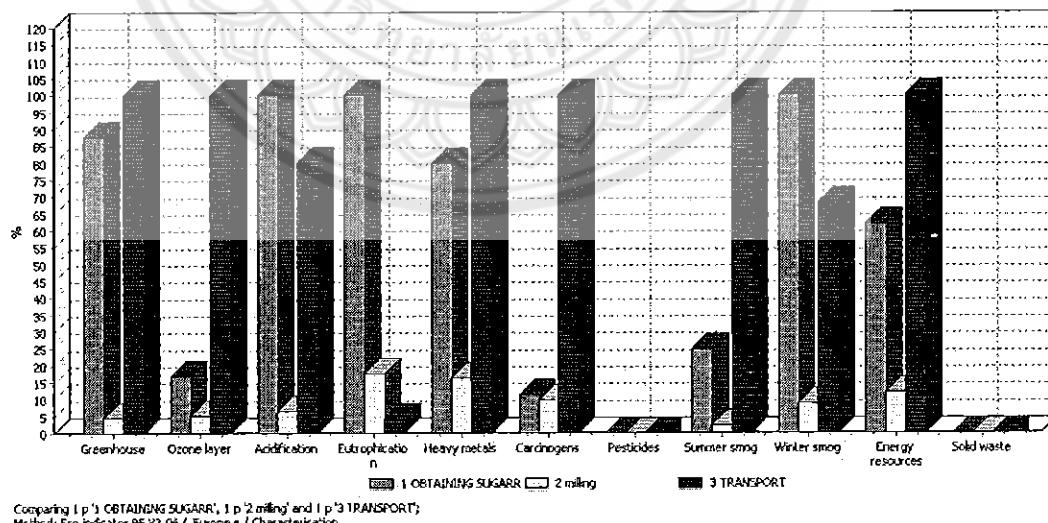
ปัจจุบันปัญหาสิ่งแวดล้อมเป็นปัญหาสำคัญที่ได้รับความสนใจจากทุกฝ่ายที่เกี่ยวข้อง รวมทั้งประชาชนทั่วไป ทั้งนี้เป็นผลมาจากการเปลี่ยนแปลงของสภาพภูมิอากาศที่รุนแรงที่เกิดขึ้น ในพื้นที่ต่างๆ แทนทุกที่ทั่วโลก ดังนั้นนักวิจัยจึงได้ทำการประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ซึ่งเป็นแนวทางหนึ่งในการวิเคราะห์และประเมินค่าผลกระทบของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ เนื่องจากน้ำตาลทรายดิบเป็นต้นตั้งของการผลิต การขนส่ง โดยระบุถึงปริมาณพลังงานและทรัพยากรหรือวัตถุดิบที่ใช้ รวมทั้งของเสียที่ปล่อยออกสู่สิ่งแวดล้อม เพื่อนำไปเป็นข้อมูลในการดำเนินการปรับปรุงกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ และกระบวนการต่างๆ ที่เกี่ยวข้องให้เกิดผลกระทบกับสิ่งแวดล้อมน้อยที่สุด

ตาราง 47 การประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2

Impact category	Unit	OBTAINING SUGARR	MILLING	TRANSPORT
Greenhouse	kg CO ₂	0.42577490	0.02232540	0.48459803
Ozone layer	kg CFC11	0.00000002	0.00000001	0.00000010
Acidification	kg SO ₂	0.00228341	0.00015174	0.00183319
Eutrophication	kg PO ₄	0.00725606	0.00127779	0.00031400
Heavy metals	kg Pb	0.00000322	0.00000065	0.00000404
Pesticides	kg act.subst	0.00000000	0.00000000	0.00000000
Summer smog	kg C2H4	0.00005683	0.00000505	0.00022819
Winter smog	kg SPM	0.00103454	0.00009081	0.00070502
Energy resources	MJ LHV	5.16291044	1.00483879	8.32149139
Solid waste	kg	0.00000000	0.00000000	0.00000000

การวิเคราะห์ค่าผลกระทบของแต่ละกลุ่มที่ทำการประเมินวัฏจักรชีวิต (Characterization) จากตาราง 47 เป็นผลการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมของ 3 กระบวนการ คือกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิตน้ำตาลทรายดิบ การขนส่งวัตถุดิบจากไร่สู่โรงงาน ผลกระทบประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม

จากตาราง 47 แสดงผลการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่ปลดปล่อยออกมาจากการกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ดังนั้นในงานวิจัยนี้จึงวิเคราะห์ผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมที่เลือกพิจารณาเป็นปัจจัยสิ่งแวดล้อมที่พบมากในประเทศไทย มี 6 กลุ่ม ได้แก่ 1) การเกิดปรากฏการณ์เรือนกระจก 2) การลดลงของชั้นโคลโอน 3) ภาวะความเป็นกรด 4) โลหะหนัก 5) สารก่อมะเร็ง และ 6) การใช้พลังงาน ซึ่งแสดงผลดังภาพ 47 ซึ่งผลการเกิดปรากฏการณ์เรือนกระจกของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 0.425775 kgCO₂ กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 0.022325 kg CO₂ กระบวนการการขันสูง 0.484598 kgCO₂ การลดลงของชั้นโคลโอนของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 0.00000002 kgCFC11 กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 0.00000001 kgCFC11 กระบวนการการขันสูง 0.00000010 kgCFC11 ภาวะความเป็นกรดของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 0.00228341 kgSO₂ กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 0.00015174 kgSO₂ กระบวนการการขันสูง 0.00183319 kg SO₂ โลหะหนักของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 0.00000322 kgPb กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 0.00000065 kgPb กระบวนการการขันสูง 0.00000404 kgPb สารก่อมะเร็งของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 0.00000000 kgB(a)P กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 0.00000000 kgB(a)P กระบวนการการขันสูง 0.00000003 kgB(a)P การใช้พลังงานของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ 5.16291044 MJLHV กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 1.00483879 MJLHV กระบวนการการขันสูง 8.32149139 MJLHV ตามลำดับ



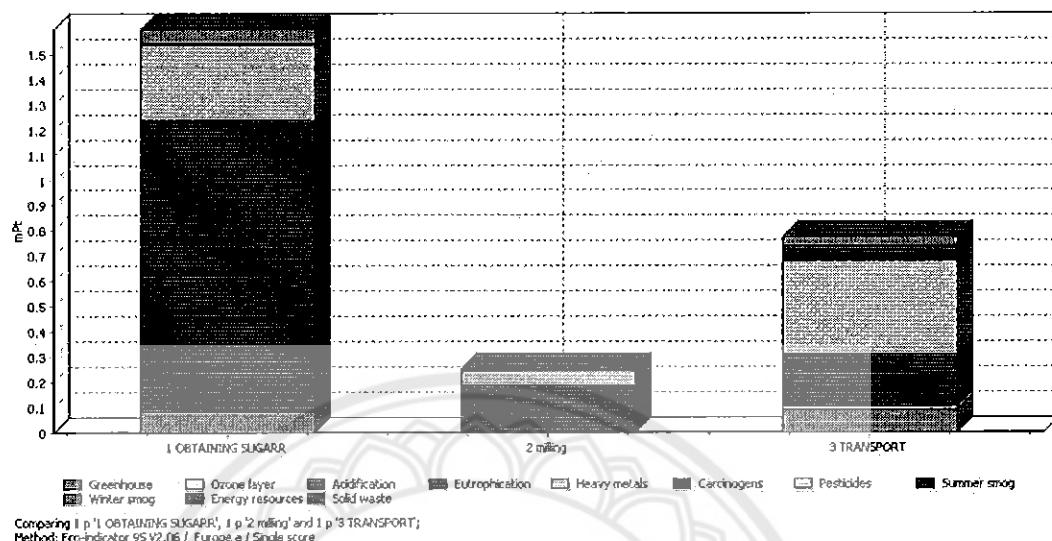
ภาพ 47 การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อมด้วยโปรแกรม Simapro 7.2 ด้วยวิธี Eco-Indicator 95 ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ 1 kg

การวิเคราะห์แบบ Single Score

**ตาราง 48 การวิเคราะห์ผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมของกระบวนการผลิตน้ำตาล
ทรายดิบแบบSingle Score**

Impact category	Unit	OBTAINING SUGARR	Milling	TRANSPORT
Total	Pt	0.0015992	0.0002540	0.0007765
Greenhouse	Pt	0.0000814	0.0000043	0.0000927
Ozone layer	Pt	0.0000019	0.0000006	0.0000111
Acidification	Pt	0.0002028	0.0000135	0.0001628
Eutrophication	Pt	0.0009505	0.0001674	0.0000411
Heavy metals	Pt	0.0002966	0.0000600	0.0003718
Carcinogens	Pt	0.0000032	0.0000027	0.0000278
Summer smog	Pt	0.0000079	0.0000007	0.0000318
Winter smog	Pt	0.0000548	0.0000048	0.0000374
Energy resources	Pt	0.0000000	0.0000000	0.0000000
Solid waste	Pt	0.0000000	0.0000000	0.0000000

การวิเคราะห์ค่าผลกระทบ Single Score ที่ทำการประเมินวัดจากชีวิต จากตาราง 48 เป็นผลการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมของ 3 กระบวนการ คือ กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิตน้ำตาลทรายดิบ การขนส่งวัตถุดิบจากไร่ถึงโรงงาน ผลการประเมินผลกระทบที่เกิดมากที่สุดในการผลิตน้ำตาลทรายดิบ การประเมินผลกระทบที่เกิดมากที่สุดที่ปลดปล่อยออกมานอกกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ดังนี้ จึงวิเคราะห์ผลกระทบที่ปลดปล่อยออกมามากที่สุด คือ กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบจะพิจารณาในส่วน 1) การเกิดปรากฏการณ์เรื่องกระเจิง 2) การลดลงของชั้นโคลโซน 3) ภาวะความเป็นกรด 4) โลหะหนัก 5) สารก่ออมะเร็ง และ 6) การใช้พลังงานซึ่งแสดงผลดังภาพ 48 จะเห็นได้ว่ากระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบจะมีผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมมากที่สุด เนื่องจากกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบมีการใช้ เชื้อเพลิงดีเซล ปุ๋ย น้ำรวมทั้งการขนส่งผลิตภัณฑ์ในโรงงาน ซึ่งผลการเกิดปรากฏการณ์เรื่องกระเจิงของกระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบทั้งหมด มีค่าเท่ากับ 0.0015992 Pt กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบทั้งหมดมีค่าเท่ากับ 0.0002540 Pt และกระบวนการขนส่งทั้งหมดมีค่าเท่ากับ 0.0007765 Pt



ภาพ 48 ผลการประเมินผลกระทบที่เกิดมากที่สุดที่ปลดปล่อยออกมายังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

การจัดทำมาตรการทางพัฒนาและการวิเคราะห์ทางด้านเศรษฐศาสตร์

จากการปรับตัวสูงขึ้นและมีแนวโน้มที่เพิ่มขึ้นในระยะยาว จึงมีความจำเป็นที่จะต้องมีระบบการจัดการพัฒนาที่มีประสิทธิภาพเพื่อให้ควบคุมการใช้พลังงานในองค์กรเกิดประโยชน์สูงสุด จากการวิเคราะห์การใช้พลังงานแต่ละกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ กระบวนการที่มีการใช้พลังงานมากที่สุดจะอยู่ในส่วนของกระบวนการบันไดนั้นก็จัดเป็นจุดที่ต้องทำการลดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของกระบวนการบันน้ำตาลและมาตรการการลดเชื้อเพลิงในการผลิตไวน้ำ โดยการนำน้ำร้อนกลับมาใช้ใหม่มาตราการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36W เป็นหลอดไฟ LED 18W มาตราการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ เป็นต้น มาช่วยในการปรับปรุงระบบกระบวนการผลิตน้ำตาล จะช่วยให้เพิ่มความมั่นใจในการตัดสินใจได้ว่าการลงทุนในมาตรการทางพัฒนา จะช่วยสร้างผลการประหยัดและมูลค่าเพิ่มให้กับผู้ประกอบการโดยทำการวิเคราะห์ดังต่อไปนี้

1. วิเคราะห์ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period: PBP)

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนเงินที่ลงทุน}}{\text{กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนในแต่ละปี}}$$

2. มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+i)^n} - I = 0$$

เมื่อ

- R_n = กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)
- I = เงินลงทุนตอนเริ่มมาตราการสุทธิ (บาท)
- i = อัตราดอกเบี้ยคิดที่ 12%
- n = ระยะเวลาการดำเนินมาตราการคิดที่ 10 ปี

3. อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR) คือ อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา

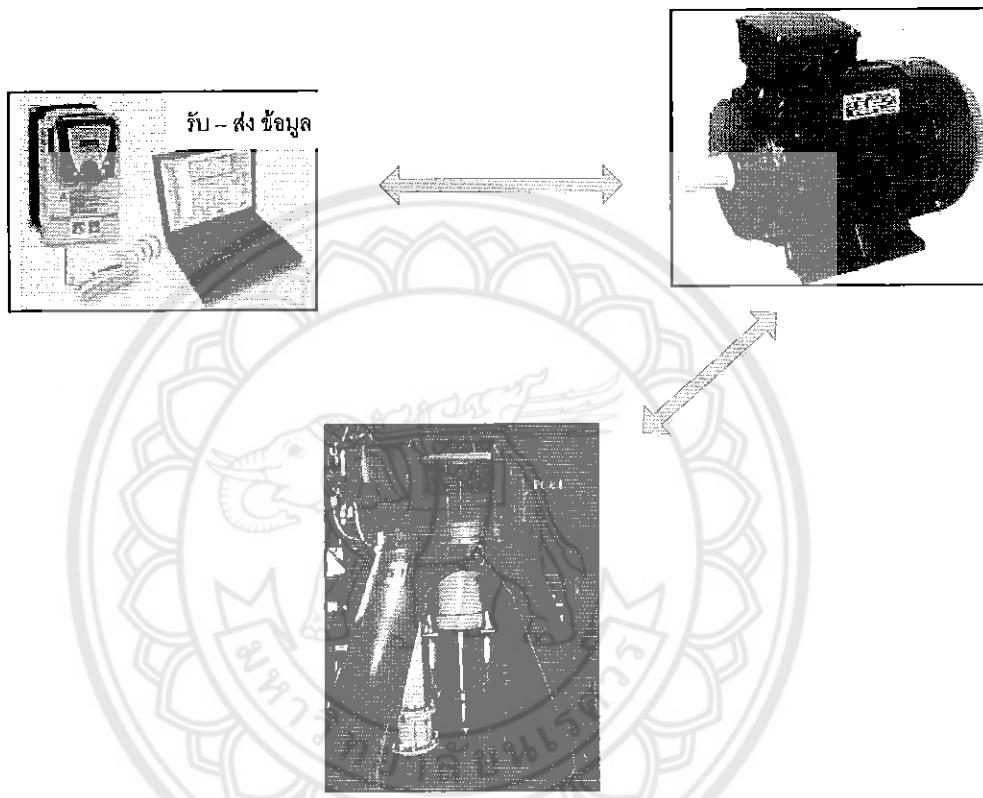
$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+IRR)^n} = 0$$

จากการศึกษาการใช้พลังงานไฟฟ้าของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ของบริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุดรธานี พบว่า สัดส่วนของการใช้ไฟฟ้าจากการปั่นน้ำตาลทรายดิบมีการใช้พลังงานไฟฟ้าเป็นจำนวนมาก ดังนั้นนักวิจัยจึงได้คิดมาตรการการประหยัดพลังงานไฟฟ้ามาให้ในกระบวนการปั่นน้ำตาล

มาตรการที่ 1 การประหยัดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของกระบวนการปั่นน้ำตาล

เป็นมาตรการที่ช่วยให้ประหยัดพลังงาน โดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ที่สามารถช่วยควบคุมความเร็วรอบของมอเตอร์ให้เหมาะสมกับความต้องการปริมาณการใช้จะสามารถพัลส์งานได้ประมาณ 10-30% เมื่อเทียบกับการใช้หม้อปั่นที่มีความเร็วคงที่ [32] โดย Frequency Inverter นั้นมีหลายขนาดและรูปแบบตามการใช้งาน เช่น ควบคุมเครื่องกลมอ้วนเตอร์ขนาดเล็ก ($0.37 - 75 \text{ kW}$, $0.18 - 2.2 \text{ kW}$, $0.18 - 15 \text{ kW}$) ควบคุมเครื่องที่มีความซับซ้อนที่ใช้พัลส์งานสูง ($0.37 - 630 \text{ kW}$) ควบคุมปริมาณการปั่นของหม้อปั่นที่ทำงาน ดังภาพ 49

เนื่องจาก บริษัท น้ำตาลไทยเอกซ์ปอร์ต จำกัด เป็นบริษัทขนาดใหญ่มีปริมาณน้ำปั่นที่ใช้ในกระบวนการปั่นแยกน้ำตาลเป็นจำนวนมาก และมีกำลังการผลิตน้ำตาลประมาณ 18,000 ตัน/วัน จึงควรใช้เครื่อง Frequency Inverter ขนาดใหญ่ เช่น 500 kW ราคา 1,502,700 บาท และ 630 kW ราคา 1,839,200 บาท ฯลฯ เป็นต้น



ภาพ 49 ตำแหน่งการทำงานของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter

ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์กับระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสดลงทุนสุทธิตอนเริ่มมาตราชาระมาณจำนวนจุดคุ้มทุนได้จากการคำนวณ (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) ซึ่งจากการคำนวณพบว่า ระยะเวลาคืนทุนของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เท่ากับ 2.9 ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ(Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งคือหันทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน (วิธีการคำนวณสามารถ

ดูได้จากการคำนวณ) ซึ่งจากการคำนวณ พบว่า มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) มีค่าเท่ากับ 870,000 บาท ดังนั้นจากการผลการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter โดย มูลค่าปัจจุบันสุทธิมีค่าเป็นบวกจึงสมควรนำระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มาใช้ใน กระบวนการผลิตน้ำตาล

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

หมายถึง อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อ นำมาเบรียบที่ยังคงอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของ เงินตามเวลา (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) โดยจากการประเมินอัตรา ผลตอบแทนภายในของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เพื่อการประหยัดปริมาณการใช้ไฟฟ้าพบว่าอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มีค่าเท่ากับ 0.3232 หรือ 32% ซึ่งมีค่ามากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นนักวิจัยเห็นว่าสมควร และมีความคุ้มค่าแก่การลงทุนเพื่อนำระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

ซึ่งมาตรการนี้มีเงินลงทุนตอนเริ่มมาตรการเพื่อซื้อระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter ประมาณ 9,352,700 บาท โดยก่อนปรับปรุงจะมีปริมาณการใช้ไฟฟ้า เท่ากับ 6,054,771 kWh/year และหลังปรับปรุงมีค่าเท่ากับ 4,843,817 kWh/year ทำให้ได้กระแสเงินที่สามารถ ประหยัดได้ในแต่ละปีเท่ากับ 3,209,029 บาท แสดงให้เห็นดังตาราง 49

ตาราง 49 ผลการประหยัดหลังปรับปรุงตามมาตรการการการประหยัดไฟฟ้าจากหม้อปั่น

ข้อมูล	ปริมาณการใช้จริง			เงินทุนตอนเริ่ม มาตรการ (บาท)	กระแสเงินสด ที่ประหยัดได้ ในแต่ละปี (บาท)
	ก่อน ปรับปรุง	ผลการประหยัด หลังปรับปรุง	หน่วย		
ไฟฟ้า	6,054,771	1,210,954	(kWh/y)	9,352,700	3,209,029

ตาราง 50 สรุปผลการวิเคราะห์การประหยัดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของกระบวนการปั่นน้ำตาล

รายการ	หน่วย	ระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter
1. ระยะเวลาคืนทุน	ปี	2.9
2. มูลค่าปัจจุบันสุทธิ	บาท	870,000
3. อัตราผลตอบแทนภายใน	%	32

มาตราการที่ 2. การนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่

เป็นมาตรการที่ช่วยให้ประหยัดพลังงานความร้อน โดยการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่ สามารถช่วยปริมาณเชื้อเพลิงที่ผลิตไอน้ำได้ 20% ในกรณีที่ค้อนเดนเซทมีสิ่งเจือปนแม่ไม่สามารถส่งเข้าหม้อไอน้ำได้โดยตรง ควรนำค้อนเดนเซทมาถ่ายเทความร้อนกับของเหลวอื่น ซึ่งความร้อนที่เหลืออยู่ค้อนเดนเซทก็ยังสามารถใช้แลกเปลี่ยนให้ความร้อนกับของเหลวอื่นได้โดยผ่านอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน

เนื่องจาก บริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จำกัด เป็นบริษัทขนาดใหญ่มีปริมาณการผลิตไอน้ำเป็นจำนวนมาก และมีกำลังการผลิตน้ำตาลประมาณ 18,000 ตัน/วัน จึงควรมีการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ เพื่อจะได้เป็นการประหยัดค่าเชื้อเพลิงที่ใช้ในการผลิตไอน้ำอีกด้วย

ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์กับการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่จะต้องใช้เวลาในการลงทุนที่จำเป็นเพื่อให้กับรายได้จากการลงทุนสุทธิต่อเดือนเริ่มต้นสามารถคำนวณจุดคุ้มทุนได้จากการ (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) ซึ่งจากการคำนวณ พบว่า ระยะเวลาคืนทุนของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เท่ากับ 5 ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งคือต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) ซึ่งจากการคำนวณ พบว่า มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) มีค่าเท่ากับ 43.92 ล้านบาทดังนี้จากการคำนวณ พบว่า มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่ โดยมูลค่าปัจจุบันสุทธิมีค่าเป็นบวกจึงสมควรนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

หมายถึง อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเบริญเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวนมูลค่าของเงินตามเวลา (วิธีการคำนวนสามารถดูได้จากภาคผนวก) โดยจากการประเมินอัตราผลตอบแทนภายในของภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่เพื่อการประหยัดค่าเชื้อเพลิงการผลิต โอน้ำ พนว่าอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่มีค่าเท่ากับ 0.15 หรือ 15% ซึ่งมีค่ามากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นกิจจัยเห็นว่าสมควรและมีความคุ้มค่าแก่การภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

ซึ่งมาตรการนี้ไม่ต้องมีเงินลงทุนต่อภาระการภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่โดยก่อนปรับปรุงจะมีการใช้น้ำร้อน (Condensate) เท่ากับ 336,708,000 kg/ปี และหลังปรับปรุงมีค่าเท่ากับ 303,037,200 kg/ปี ทำให้ได้กระแสเงินที่สามารถประหยัดได้ในแต่ละปีเท่ากับ 67,582,200 บาท แสดงให้เห็นดังตาราง 51

ตาราง 51 ผลการประหยัดหลังปรับปรุงตามมาตรการภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่

ข้อมูล	ปริมาณการใช้จริง			เงินทุนต่อเริ่ม มาตรการ (Bath)	กระแสเงินสด ที่ประหยัดได้ ในแต่ละปี (Bath)
	ก่อน ปรับปรุง	ผลการ ประหยัดหลัง ปรับปรุง	หน่วย		
โอน้ำ	336,708,000	303,037,200	kg/ปี	337,911,000	67,582,200

ตาราง 52 สรุปผลการวิเคราะห์มาตรการภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่

รายการ	หน่วย	ภาระน้ำค่าคนเดนเสทกกลับมาใช้ใหม่
1. ระยะเวลาคืนทุน	ปี	5
2. มูลค่าปัจจุบันสุทธิ	ล้านบาท	43.92
3. อัตราผลตอบแทนภายใน	%	15

มาตรการที่ 3 มาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

การเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W โดยในเบื้องต้นควรเปลี่ยนจุดที่มีชั่วโมงใช้งานสูงก่อน เช่น เกิน 16 ชั่วโมงขึ้นไป ใช้บลัสดาร์ชันด์ Low loss หรือ อิเล็กทรอนิกส์ และในส่วนของจัดครัวใช้แสงธรรมชาติช่วยโดยการติดกระเบื้องใสในส่วนของโรงจัดที่ทำการผลิตน้ำตาลทราย การติดกระเบื้องใสประมาณ 5% ของพื้นที่หลังคา จะให้แสงสว่างเพียงพอโดยไม่ต้องเปิดใช้หลอดไฟฟ้าและปิดเมื่อไม่จำเป็นต้องใช้ ควรมีสวิตซ์แยกสำหรับพื้นที่ต่างๆ เพื่อให้สามารถปิดไฟส่วนที่ไม่ได้ใช้งานได้ และสวิตซ์ควบคู่อยู่ในตำแหน่งที่สามารถเปิดปิดได้โดยง่าย ควรติดตั้งสวิตซ์กระตุกสำหรับไฟແສງสว่างในสำนักงานที่พนักงานไม่ค่อยได้ใช้ประจำโดยตลอดเวลา เพื่อให้เปิดปิดได้อย่างสะดวกตามความจำเป็น โดยต้องมีการรวมค่าควบคู่ไปด้วย

ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์กับการนำน้ำคือนเดนเสทกลับมาใช้ใหม่

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่จะรับกระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสดลงทุนที่ต้องจ่ายมาต่อเนื่อง หมายความว่า ระยะเวลาคืนทุนของมาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W เท่ากับ 2.04 ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ(Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดวับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งคือต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) ซึ่งจากการคำนวณ พบว่า ระยะเวลาคืนทุนของมาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W โดยมูลค่าปัจจุบันสุทธิ มีค่าเป็นบวกจึงสมควรนำน้ำคือนเดนเสทกลับมาใช้ใหม่มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

หมายถึง อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเบรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา (วิธีการคำนวณสามารถดูได้จากภาคผนวก) โดยจากผลการประเมินอัตราผลตอบแทนภายในของมาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W เพื่อการประหยัดค่าไฟฟ้า พบว่าอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของมาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W มีค่าเท่ากับ 0.48 หรือ 48% ซึ่งมีค่ามากกว่าต้นทุนของเงินทุน

ที่ต้องการคือ 12% ดังนั้น นักวิจัยเห็นว่าสมควรและมีความคุ้มค่าแก่การเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

ซึ่งมาตรวจนี้ต้องมีเงินลงทุนตอนเริ่มการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W โดยก่อนปรับปูงจะมีการใช้ไฟฟ้าเท่ากับ 218.11 kWh/y และหลังปรับปูงมีค่าเท่ากับ 81.79 kWh/y ทำให้ได้กระแสเงินที่สามารถประยุต์ได้ในแต่ละปีเท่ากับ 136.32 kWh/y แสดงให้เห็นดังตาราง

ตาราง 53 ผลการประหยัดหลังปรับปูงตามมาตรวจนการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

ข้อมูล	ปริมาณการใช้จริง			กระแสเงินสดที่	
	ก่อนปรับปูง	ผลการประหยัด หลังปรับปูง	หน่วย	เงินทุนตอนเริ่ม มาตรวจน (Bath)	ประหยัดได้ ในแต่ละปี (Bath)
ไฟฟ้า	218.11	81.79	kWh/y	90,000	44,031

ตาราง 54 สรุปผลการวิเคราะห์มาตรวจนการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

รายการ	หน่วย	การเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W	
		ปี	บาท
1. ระยะเวลาคืนทุน	ปี	2.04	
2. มูลค่าปีจุบันสุทธิ	บาท	160,310	
3. อัตราผลตอบแทนภายใน	%	48	

มาตรวารที่ 4 มาตรวารตตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ

เป็นมาตรการที่ตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ โดยทำการตรวจสอบหาจุดที่ชำรุดหรือส่วนที่เกิดความเสียหายระหว่างกระบวนการผลิตน้ำตาล เช่น เครื่องจักรที่อยู่ในแผนกต่างๆ ทั้งในส่วนเครื่องกลและส่วนบริการที่สนับสนุนกระบวนการผลิต เป็นต้น เพื่อลดปริมาณการใช้พลังงานรวมอันเนื่องมาจากอุปกรณ์และเครื่องจักรต่างๆ เกิดรอยร้าวหรือเกิดความชำรุดเสียหายในระหว่าง

กระบวนการผลิตน้ำตาล แล้วทำการซ้อมแซมแก้ไขจุดที่รัวหรือข้าวตัดเสียหายเพื่อให้อุปกรณ์และเครื่องจักรต่างๆ ให้ใช้งานได้ตามปกติ ซึ่งควรทำการตรวจสอบอย่างน้อย 1 ครั้งต่อฤดูกาลการผลิต ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์กับมาตรการการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ

រំលែកវេលាកីនុន (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่กระແเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระແเงินสดลงทุนสุทธิตอนเริ่มมาตราชารสามารถคำนวณจุดคุ้มทุนได้จากสมการข้างต้น ซึ่งในมาตรการการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ นี้ไม่มีการลงทุน เนื่องจากสามารถให้พนักงานของบริษัทเข้าทำการตรวจสอบ เพื่อหารอยร้าวหรือจุดที่เกิดความเสียหายของอุปกรณ์และเครื่องจักรต่างๆ ได้ เพื่อทำการซ่อมแซมให้ใช้งานได้ตามปกติ ดังนั้น ระยะเวลาคืนทุน (PBP) ของมาตรการนี้จึงมีค่าเท่ากับศูนย์

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ(Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลกระทบของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งคือต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุนโดยสมการการคำนวณสามารถถูกได้จากข้างต้นซึ่งในมาตรฐานการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ นี้ไม่มีการลงทุน เนื่องจากสามารถให้พนักงานของบริษัทเข้าทำการตรวจสอบ เพื่อหารอยร้าวหรือจุดที่เกิดความเสียหายของอุปกรณ์และเครื่องจักรต่างๆ ได้ เพื่อทำการซ่อมแซมให้ใช้งานได้ตามปกติ ดังนั้น มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของมาตรการนี้จึงมีค่าเท่ากับศูนย์

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

หมายถึง อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเบริ่ยนเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา สามารถดูสมการการคำนวณได้จากข้างต้น ซึ่งในมาตรฐานการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ นี้ เมื่อการลงทุน เนื่องจากสามารถให้พนักงานของบริษัทเข้าทำการตรวจสอบ เพื่อหารอยร้าวหรือจุดที่เกิดความเสียหายของอุปกรณ์และเครื่องจักรต่างๆ ได้ เพื่อทำการซ่อมแซมให้ใช้งานได้ตามปกติ ดังนั้น อัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของมาตรฐานนี้จึงมีค่าเท่ากับศูนย์

ดังนั้นนักวิจัยเห็นว่าสมควรและมีความเป็นไปได้สำหรับมาตรการ การตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ ที่จะนำมาตรวจน้ำมันใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล เพื่อลดปริมาณการใช้พลังงานทั้งปริมาณไฟฟ้าและลดปริมาณการใช้ไอน้ำ ยังเนื่องมาจากเกิดความช้าชุดเสียหายในระหว่างกระบวนการผลิตน้ำตาล เพื่อทำการแก้ไขซ่อมแซมให้งานได้ตามปกติและเติมประสิทธิภาพซึ่งจะทำให้ได้ปริมาณน้ำตาลทั้งด้านปริมาณและด้านคุณภาพเพิ่มมากขึ้นอีกด้วย

บทที่ 5

บทสรุป

งานวิจัยนี้ทำการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาลของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ โดยประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิน Hi-pol และน้ำตาลทรายดิน J-spec โดยพิจารณาแบบ B2B ตั้งแต่กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิน กระบวนการผลิตและกระบวนการขนส่ง และทำการเปรียบเทียบคาร์บอนฟุตพรีนท์การผลิตน้ำตาลทรายกับประเทศไทย ในการประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมใช้โปรแกรม Simapro Version 7.2 ด้วยวิธี Eco-indicator 95 เพื่อวิเคราะห์ผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น และจัดทำมาตราการทางด้านพลังงานและวิเคราะห์ความเหมาะสมทางด้านเศรษฐศาสตร์

การประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์ของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน Hi-pol และน้ำตาลทรายดิน J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์

ผลการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ มีค่าสี 1001-2000 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 98.50 - 99.50 °Z พนว่าปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมาน้ำตาลทรายดิน Hi-pol ได้เป็น 2 กระบวนการคือ ในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดินเท่ากับ 0.259 kgCO₂e/kg แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ ในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดินเท่ากับ 0.171 kgCO₂e คิดเป็น 66% และส่วนของกระบวนการผลิตเท่ากับ 0.088 kgCO₂e คิดเป็น 34%

ส่วนของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิน J-spec มีค่าสี 2001-3800 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 97.30-98.0 °Z มีปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยทั้งหมดเท่ากับ 0.312 kgCO₂e แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ ในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดินเท่ากับ 0.237 kgCO₂e คิดเป็น 76% และในส่วนของกระบวนการผลิตเท่ากับ 0.075 kgCO₂e คิดเป็น 24%

เมื่อเปรียบเทียบกับการผลิตน้ำตาลของภาคตะวันออกของประเทศไทย ซึ่งมีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกเท่ากับ 0.55 kgCO₂e/kg ซึ่งมีค่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกสูงกว่ากรณีศึกษา ทั้งนี้ความแตกต่างจะขึ้นอยู่กับปัจจัยที่แตกต่างกันในแต่ละกระบวนการย่อย เช่น การผลิตอ้อยสด มีผลมาจากกระบวนการปลูก พื้นที่ การใช้สารเคมี วิธีการเก็บเกี่ยว หรือ กระบวนการผลิต มีเทคโนโลยีที่แตกต่างกัน การใช้พลังงาน และประสิทธิภาพเครื่องจักร เป็นต้น ตัวแปรต่างๆ ที่ประกอบอยู่ในกระบวนการย่อยนั้น มีความสำคัญต่อการประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์

การประเมินผลกระทบทางสิ่งแวดล้อม (Environment Indicators)

การวิเคราะห์ค่าผลกระทบของแต่ละกระบวนการภายอยที่ทำการประเมินวัฏจักรชีวิต ประกอบด้วย กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ กระบวนการผลิต กระบวนการขนส่ง มีการปลดปล่อย ก๊าซเรือนกระจกเท่ากับ 0.420.02 และ 0.48 kgCO₂e/kg ตามลำดับ จากการวิเคราะห์ค่าผลกระทบ ทางด้านสิ่งแวดล้อมแบบ Single Score นั้นพบว่าผลกระทบที่เกิดมากขึ้นมากที่สุด คือ กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ กระบวนการขนส่งวัตถุดิบจากไร่ถึงโรงงาน และกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ตามลำดับ เนื่องจาก กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบที่มีผลกระทบมากจากการเผาไหม้จากการใช้ คงงานตัดอ้อยเป็นเพรากการใช้เครื่องจักรในการตัดอ้อยยังมีไม่เพียงพอแต่ในอนาคตคาดการณ์ว่า จะมีการใช้เครื่องจักร 100% จึงจะทำให้ผลกระทบของการได้มาซึ่งวัตถุดิบลดลงตามไปด้วย

มาตรการและความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของกระบวนการผลิตน้ำตาล

จากการประเมินวัฏจักรชีวิต และผลกระทบด้านสิ่งแวดล้อม ของกระบวนการย่อยต่างๆ สามารถนำมารวบรวมมาจัดทำมาตราการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อม โดยมีการวิเคราะห์กระบวนการผลิต ซึ่งสามารถวางแผนการการจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมได้ ทั้งหมด 4 มาตรการในแต่ละ กระบวนการย่อย โดยประเมินความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของการลงทุน ดังนี้

มาตรการมาตราการประยัดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของ กระบวนการปั่นน้ำตาล มีระยะเวลาคืนทุน (PBP) ประมาณ 2.9 ปีผลการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) เท่ากับ 870,000 บาท และผลการประเมินอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) มีค่าเท่ากับ 32%

มาตรการการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่มีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 5 ปีผลการ ประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่เท่ากับ 43.92 ล้านบาท และผลการประเมินอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) มีค่าเท่ากับ 15%

มาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W มีระยะเวลาคืนทุน ประมาณ 2.04 ปีผลการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ใหม่เท่ากับ 43.92 ล้านบาท และผลการ ประเมินอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) มีค่าเท่ากับ 48%

มาตรการตรวจสอบเครื่องจักรต่างๆ นั้น สามารถทำได้โดยตรงจากส่วนของโรงงาน โดยการตรวจสอบประจำอย่างน้อย 1 ครั้ง/สัปดาห์ และถ้าเกิดข้อบกพร่องก็สามารถใช้เครื่องมือ ที่มีอยู่ของโรงงานซ่อมแซมได้ทันที จึงสมมติว่าไม่มีเงินทุนในการดำเนินมาตรการซึ่งทำให้มี ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์มีค่า 100%

จากการทำมาตราการทางพลังงานต่างๆ มีผลการประเมินค่าตอบแทนภายใน (IRR) มากกว่าต้นทุนเฉลี่ยของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นกวิจัยเห็นว่าสมควรและคุ้มค่าต่อการลงทุนเพื่อพัฒนาระบบการผลิตน้ำตาลให้มีประสิทธิภาพมากยิ่งขึ้น

ข้อเสนอแนะ

1. การเก็บข้อมูลที่ทำการประเมินควรเก็บตั้งแต่กระบวนการผลิตได้มาซึ่งวัตถุติดการผลิตรวมถึงกระบวนการขนส่ง เพื่อให้ได้ข้อมูลที่มีความละเอียดที่ใช้คำนวนค่าวัสดุคงเหลือที่ต้องการใช้ในการผลิต
2. การเก็บข้อมูลของบริษัทควรจัดให้มีแบบฟอร์มการเก็บข้อมูลประจำปีของการผลิต เพื่อนำมาใช้ในการจัดทำบัญชีรายรับและประเมินค่าวัสดุคงเหลือที่ต้องการใช้ในการผลิต
3. ในการประเมินวัภูมิจกรชีวิตและวิเคราะห์ค่าวัสดุคงเหลือที่ต้องการใช้ในการผลิต น้ำตาลทรายดิบของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ ควรเก็บข้อมูลเป็นข้อมูลจริง และเป็นปีที่ผลิตในปีที่ทำการประเมินเพื่อให้ได้ข้อมูลที่เป็นปัจจุบัน
4. ทำการประเมินค่าวัสดุคงเหลือที่ต้องการผลิตภัณฑ์อื่นๆ ที่มีการผลิตออกมานา่นน้ำตาลทรายขาว กากน้ำตาล



บรรณานุกรม

- [1] สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย. (2555). รายงานการผลิตอ้อยและน้ำตาล
ปีการผลิต 2555/2556 ฉบับปิดทិប. กรุงเทพฯ: สำนักงานคณะกรรมการอ้อย
และน้ำตาลทราย.
- [2] หลักการประเมินวัฏจักรชีวิต. (ม.ป.ป.). ขั้นตอนในการประเมินวัฏจักรชีวิตของผลิตภัณฑ์.
สืบค้นเมื่อ 21 ธันวาคม 2555, จาก www.mtec.or.th
- [3] ลักษณะของอ้อย. (ม.ป.ป.). อ้อย. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556, จาก
<http://th.wikipedia.org/wiki>
- [4] สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย. (2556). รายงานพื้นที่การปลูกอ้อย
ปีการผลิต 2554/55 - 2555/56. กรุงเทพฯ: กลุ่มวิชาการและสารสนเทศอุดสาหกรรม
อ้อยและน้ำตาลทราย สำนักนโยบายอุตสาหกรรมอ้อยและน้ำตาลทราย.
- [5] สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย. (2555). รายงานสรุปผลการประชุม
คณะกรรมการต้องค์การน้ำตาลระหว่างประเทศ ครั้งที่ 41 – 42. กรุงเทพฯ:
สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย.
- [6] สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย. (2555). รายงานสถานที่ตั้งโรงงานน้ำตาล
ของประเทศไทย. กรุงเทพฯ: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย.
- [7] เกษม ศุขสถาน. (ม.ป.ป.). ขั้นตอนการปลูกอ้อย. สืบค้นเมื่อ 21 ธันวาคม 2555, จาก
<http://guru.sanook.com/>
- [8] ไทยซูการ์มิลเลอร์ จำกัด. (2555). กระบวนการผลิตน้ำตาล. สืบค้นเมื่อ 5 มกราคม 2556,
จาก <http://www.thaisugarmillers.com/home.html>
- [9] น้ำตาลไทยเอกกลักษณ์. (2555). น้ำตาลทรายดิน. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556,
จาก <http://www.ktisgroup.com/>
- [10] น้ำตาลไทยเอกกลักษณ์. (2555). น้ำตาลทรายขาว. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556, จาก
<http://www.ktisgroup.com/>
- [11] น้ำตาลไทยเอกกลักษณ์. (2555). น้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556,
จาก <http://www.ktisgroup.com/>
- [12] น้ำตาลไทยเอกกลักษณ์. (2556). โมลาส. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556, จาก
<http://www.ktisgroup.com/>

- [13] น้ำตาลไทยเอกลักษณ์. (2555). เอกสารอล. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556, จาก <http://www.ktisgroup.com/>
- [14] น้ำตาลไทยเอกลักษณ์. (2555). ไฟฟ้า. สืบค้นเมื่อ 8 มกราคม 2556, จาก <http://www.ktisgroup.com/>
- [15] พงษ์วิภา หล่อสมบูรณ์, รุ่งนภา ทองพูด, กิตตินันท์ อันนานนท์, อธิวัตร จริยาเวช, พรพิมล บุญคุ้ม, สุดกล้า บุญญานนท์ และคณะ (2554). แนวทางการประเมินคาร์บอนฟุตพري้ท์ผลิตภัณฑ์. ปทุมธานี: ศูนย์วิจัยเทคโนโลยีสังเคราะห์แห่งชาติ.
- [16] ฉลากคาร์บอนและคาร์บอนฟุตพรี้ทขององค์กร. (2556). คาร์บอนฟุตพรี้ทผลิตภัณฑ์.
- สืบค้นเมื่อ 18 มกราคม 2556, จาก <http://thaicarbonlabel.tgo.or.th/>
- [17] ฉลากคาร์บอนและคาร์บอนฟุตพรี้ทขององค์กร. (2555). รายชื่อบริษัทและผลิตภัณฑ์ที่ได้รับการอนุมัติให้ใช้เครื่องหมายคาร์บอนฟุตพรี้ทผลิตภัณฑ์. สืบค้นเมื่อ 12 ตุลาคม 2555, จาก <http://thaicarbonlabel.tgo.or.th/carbonfootprint/>
- [18] นิตยสารรางวัลดีเด่น Energy saving. (2556). การจัดทำมาตรฐานการทางพลังงานตาม มาตรฐาน ISO 50001. สืบค้นเมื่อ 25 มกราคม 2556, จาก <http://www.energysavingmedia.com/>
- [19] M.Yuttitham, ShabbirH.Gheewala and A.Chidthaisong. (2011). Carbon footprint of sugar produced from sugarcane in eastern Thailand. Journal of Cleaner Production, 19 (2011), 2119-2127.
- [20] วิทยา กันยา. (2551). การประเมินวัฏจักรชีวิตของกระบวนการผลิตน้ำตาลรายเดือน. วิทยานิพนธ์ วศ.ม, มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์, กรุงเทพฯ.
- [21] ชาครีย์ รดา. (2554). การจัดทำข้อกำหนดเฉพาะในการประเมินคาร์บอนฟุตพรี้ทของ ผลิตภัณฑ์เป็นมันสำปะหลัง. วิทยานิพนธ์ วศ.ม, มหาวิทยาลัยขอนแก่น, ขอนแก่น.
- [22] Kazuhito Sakai and AnshunYoshinage. (2006). Estimation of CO₂ emission from sugar cane product of okinawa by the life cycle assessment. USA.: American society of agricultural and biology engineers.
- [23] Ramjeawon Toolseeram. (2004). Life cycle assessment of cane-sugar on the Island of Mauritius. International of life cycle assessment, 9, 254-260.
- [24] ดาวนี แจ้งหทัยกุล. (2546). การประเมินวัฏจักรชีวิตของการอ้อยในการผลิตน้ำตาล. วิทยานิพนธ์ วศ.ม, มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์, กรุงเทพฯ.

- [25] นเรศ ไหญ์วงศ์. (2554). การประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์ของข้าวโพดหวานบรรจุกระป่องด้วยวิธีคัดกรองตัวแปร. วิทยานิพนธ์ วศ.ม., มหาวิทยาลัยเชียงใหม่, เชียงใหม่.
- [26] วิจิตรา วิทยาไพบูลย์. (2553). การประเมินผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมจากการผลิตน้ำตาลจากอ้อยโดยหลักการประเมินวงจรชีวิต. วิทยานิพนธ์ วศ.ม., มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี, นครราชสีมา.
- [27] Renouf,M. (2006). Life cycle assessment (LCA) of sugar production in Queensland interim results of work part of broader research project – evaluating the environmental implication of product diversification in the Australian Sugar industry. Australia: Australian Society of Sugar Cane Technologists.
- [28] Eduardo Barreto de Figueiredo. (2010). Greenhouse gas emission associated with sugar production in southern Brazil. Retrieved January 30, 2013, from <http://www.cbmjournal.com/content/5/1/3>
- [29] องค์กรบริหารจัดการก้าวเมื่อโลก. (2554). ขั้นตอนการคำนวณคาร์บอนฟุตพรี้นท์ ผลิตภัณฑ์. กรุงเทพฯ: ออมรินทร์พริ้นติ้งแอนด์พับลิชิ่ง.
- [30] องค์กรบริหารจัดการก้าวเมื่อโลก. (2554). รายละเอียดการวิเคราะห์ประเมิน คาร์บอนฟุตพรี้นท์ ขั้นตอนการคำนวณคาร์บอนฟุตพรี้นท์การขันสัง. กรุงเทพฯ: ออมรินทร์พริ้นติ้งแอนด์พับลิชิ่ง.
- [31] น้ำตาลไทยเอกลักษณ์. (2555). การผลิตน้ำตาลทรายดิน ปี พ.ศ.2555-2556. อุตรดิตถ์: น้ำตาลไทยเอกลักษณ์.
- [32] ผู้ช่วย เสน่หาทิตย์. (2554). มาตรการประหดพลังงาน. นครราชสีมา: สำนักวิชา วิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี.



มาตรการการประหยัดไฟฟ้าโดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ของกระบวนการปั่นน้ำตาล

เป็นมาตรการที่ช่วยให้ประหยัดพลังงาน โดยใช้เทคโนโลยี Frequency Inverter ที่สามารถช่วยควบคุมความเร็วของมอเตอร์ให้เหมาะสมกับความต้องการบริโภคใช้จะสามารถลดลงได้ประมาณ 10-30% เมื่อเทียบกับการใช้หม้อปั่นที่มีความเร็วคงที่ (ที่มา: มาตรการประหยัดพลังงาน ผู้ช่วยศาสตราจารย์ สิทธิชัย แสงอาทิตย์ สำนักวิชาชีวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี) โดย Frequency Inverter นั้นมีหลายขนาด และรูปแบบตามการใช้งาน เช่น ควบคุมเครื่องกลมครัวเตอร์ขนาดเล็ก ($0.37 - 75 \text{ kW}$, $0.18 - 2.2 \text{ kW}$, $0.18 - 15 \text{ kW}$) ควบคุมเครื่องที่มีความซับซ้อนที่ใช้พลังงานสูง ($0.37 - 630 \text{ kW}$) ควบคุมปริมาณการปั่นของหม้อปั่นที่ทำงาน

เนื่องจาก บริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จำกัด เป็นบริษัทขนาดใหญ่มีปริมาณหม้อปั่นที่ใช้ในกระบวนการปั่นแยกน้ำตาลเป็นจำนวนมาก และมีกำลังการผลิตน้ำตาลประมาณ 18,000 ตัน/วัน จึงควรใช้เครื่อง Frequency Inverter ขนาดใหญ่ เช่น 500 kW ราคา $1,502,700$ บาท และ 630 kW ราคา $1,839,200$ บาท ฯลฯ เป็นต้น (ที่มา: บริษัท ชไนเดอร์ (ประเทศไทย) จำกัด)

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสดลงทุนสุทธิตอนเริ่มมาตราชารสามารถคำนวณดูด้วยทุนได้จากสมการ

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนเงินที่ลงทุน}}{\text{กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนในแต่ละปี}}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{9,372,700}{3,209,029}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = 2.9 \text{ ปี}$$

ดังนั้นจากการประเมินระยะเวลาคืนทุนของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter พบว่ามีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 2.9 ปี และสามารถประหยัดปริมาณการใช้ไฟฟ้าได้ประมาณ 20% เท่ากับ $1,210,954 \text{ kWh}/\text{years}$ คิดเป็นค่าไฟฟ้าที่ประหยัดได้ $3,209,029$ บาท

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ(Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งหมายถึงต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+i)^n} - I = 0$$

เมื่อ

- R_n = กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)
- I = เงินลงทุนตอนเริ่มมาตราการสุทธิ (บาท)
- i = อัตราดอกเบี้ยคิดที่ 12%
- n = ระยะเวลาการดำเนินมาตราการคิดที่ 10 ปี

ตาราง 55 ข้อมูลการคำนวณมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV)

ปีที่	กระแสเงินสดรับสุทธิ (ล้านบาท)	อัตราดอกเบี้ย (%)	เงินทุนตอนเริ่ม มาตราการ (ล้านบาท)	*มูลค่าซาก (บาท)	*ช่องบ้ำง (บาท)
1	3.2	12	9.3	-	-
2	3.2	12	9.3	-	-
3	3.2	12	9.3	-	-
4	3.2	12	9.3	-	-
5	3.2	12	9.3	-	-
6	3.2	12	9.3	-	-
7	3.2	12	9.3	-	-
8	3.2	12	9.3	-	-
9	3.2	12	9.3	-	-
10	3.2	12	9.3	-	-

หมายเหตุ: *มูลค่าซากและช่องบ้ำง ไม่นำมาคำนวณ

ดังนั้น จะได้ว่า

$$NPV = \frac{3.2}{(1+0.12)^1} + \frac{3.2}{(1+0.12)^2} + \frac{3.2}{(1+0.12)^3} + \dots + \frac{3.2}{(1+0.12)^{10}}$$

$$NPV = [(2.85 + 2.55 + 2.27 + \dots + 1.03) - 9.3]$$

$$NPV = 874,000 \text{ บาท}$$

ดังนั้นจากการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เพิ่อกับ 874,000 บาทซึ่งมูลค่าปัจจุบันสุทธิมีค่าเป็นบวกจึงสมควรนำระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

คือ อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเทากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา

$$NPV = \sum_{n=1}^{\infty} \frac{R_n}{(1+IRR)^n} = 0$$

$$NPV = \frac{3.2}{(1+0.3232)^1} + \frac{3.2}{(1+0.3232)^2} + \frac{3.2}{(1+0.3232)^3} + \dots + \frac{3.2}{(1+0.3232)^{10}}$$

$$NPV = 874,000 - 874,000$$

$$NPV = 0$$

$$IRR = 0.32\%$$

$$\text{หรือ } IRR = 32.0\%$$

จากการประเมินอัตราผลตอบแทนภายในของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เพื่อการประหยัดปริมาณการใช้ไฟฟ้าพบว่าอัตราผลตอบแทนภายในของระบบเทคโนโลยี

Frequency Inverter มีค่าเท่ากับ 32% ซึ่งมีค่ามากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นจึงควรแก่การลงทุน

ผลการวิเคราะห์เปรียบเทียบความเหมาะสมทางด้านเศรษฐศาสตร์ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter พ布ว่าผลการประเมินระยะเวลาคืนทุนระยะเวลาคืนทุน (PBP) ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter พ布ว่ามีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 2.9 ปีผลการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เท่ากับ 870,000 บาทผลการประเมินอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter เพื่อการประหยัดปริมาณการใช้ไฟฟ้าและการใช้น้ำพบว่าอัตราผลตอบแทนภายในของระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มีค่าเท่ากับ 32% ซึ่งมากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นนักวิจัยเห็นว่าสมควรแก่การลงทุนเพื่อนำระบบเทคโนโลยี Frequency Inverter มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

มาตรการนำน้ำคุณเดนเสทกลับมาใช้ใหม่

การใช้ไอน้ำในอุปกรณ์ส่วนใหญ่เป็นการใช้ความร้อนแห้ง ส่วนความร้อนสัมผัสที่อยู่ในคุณเดนเสทที่มีประมาณ 10-20% จะไม่ได้ใช้ประโยชน์ไอน้ำที่ใช้งานแล้วยังสามารถดูดซึมได้ น้ำกลับมาป้อนเข้าหม้อน้ำได้อีกครั้งโดยตรง ถ้าการนำคุณเดนเสทกลับมาใช้ได้ทั้ง 100% จะลดการใช้เชื้อเพลิงลงได้ 20% ในกรณีที่คุณเดนเสทมีสิ่งเจือปนแม่น้ำสามารถส่งเข้าหม้อน้ำได้โดยตรง ควรนำคุณเดนเสทมาถ่ายเทความร้อนกับของเหลวอื่น ซึ่งความร้อนที่เหลืออยู่คุณเดนเสทก็ยังสามารถใช้แลกเปลี่ยนให้ความร้อนกับของเหลวอื่นได้โดยผ่านอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน การคำนวณมาตรการ

น้ำร้อน (Condensate) ที่ใช้ทั้งหมด 336,708,000 kg/ปี

น้ำร้อน (Condensate) ที่ใช้ไม่ได้ประมาณ 10% คิดเป็น 33,670,800 kg/ปี

น้ำร้อน (Condensate) ที่ใช้ได้ประมาณ 90% คิดเป็น 303,037,200 kg/ปี

ประหยัดเชื้อเพลิง (กาลอ้อย) 20% คิดเป็น 135,164,400 kg/ปี

ราคากาลอ้อย ตันละ 500 บาท

ราคาเชื้อเพลิงทั้งหมด $675,822 \times 500 = 337,911,000$ บาท/ปี

ผลการประหยัดเชื้อเพลิง $135,164 \times 500 = 67,582,200$ บาท/ปี

ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์กับระบบการนำน้ำคุณเดนเสทกลับมาใช้ใหม่

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสดลงทุนสุทธิตอนเริ่มมาตราชารสามารถคำนวณดูดคุ้มทุนได้จากสมการ

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนเงินที่ลงทุน}}{\text{กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนในแต่ละปี}}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{337,911,000}{67,582,200}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = 5\text{ปี}$$

ดังนั้นจากผลการประเมินระยะเวลาคืนทุนของระบบการนำน้ำค่อนเด่นเสตกลับมาใช้ใหม่พบว่า มีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 5 ปีและสามารถประยัดค่าเชื้อเพลิงได้ประมาณ 20% เท่ากับ 67,582,200 บาท/ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ(Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดวัปและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งหมายถึงต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน

$$NPV = \sum_{n=1}^N \frac{R_n}{(1+i)^n} - I = 0$$

เมื่อ

R_n = กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)

I = เงินลงทุนตอนเริ่มมาตราชารสุทธิ (บาท)

i = อัตราดอกเบี้ยคิดที่ 12%

n = ระยะเวลาการดำเนินมาตราชารคิดที่ 10 ปี

ข้อมูลการคำนวณมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV)

ปีที่	กระแสเงินสดรับสุทธิ (ล้านบาท)	อัตราดอกเบี้ย (%)	เงินทุนตอนเริ่ม มาตรากร (ล้านบาท)	*มูลค่าซาก (บาท)	*ชื่อมบำรุง (บาท)
1	67.58	12	337.91	-	-
2	67.58	12	337.91	-	-
3	67.58	12	337.91	-	-
4	67.58	12	337.91	-	-
5	67.58	12	337.91	-	-
6	67.58	12	337.91	-	-
7	67.58	12	337.91	-	-
8	67.58	12	337.91	-	-
9	67.58	12	337.91	-	-
10	67.58	12	337.91	-	-

หมายเหตุ: *มูลค่าซากและชื่อมบำรุง ไม่นำมาคำนวณ

ดังนั้น จะได้ว่า

$$NPV = \frac{67.58}{(1+0.12)^1} + \frac{67.58}{(1+0.12)^2} + \frac{67.58}{(1+0.12)^3} + \dots + \frac{67.58}{(1+0.12)^{10}}$$

$$NPV = [(60.33 + 53.87 + 48.10 + 42.95 + 38.35 + 34.24 + 30.57 + 27.29 + 24.37 + 21.76) - 337.91]$$

$$NPV = 43.92 \text{ ล้านบาท}$$

ดังนั้นจากการประมาณมูลค่าปัจจุบันสุทธิของระบบการนำน้ำค่อนเดนເສທກລັນມາให้ใหม่เท่ากับ 43.92 ล้านบาทซึ่งมูลค่าปัจจุบันสุทธิมีค่าเป็นบวกจึงสมควรนำระบบการนำน้ำค่อนเดนເສທກລັນມาใช้ใหม่มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

คือ อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+IRR)^n} = 0$$

$$NPV = \frac{67.58}{(1+0.1510)^1} + \frac{67.58}{(1+0.1510)^2} + \frac{67.58}{(1+0.1510)^3} + \dots + \frac{67.58}{(1+0.1510)^{10}}$$

$$NPV = 43.92 - 43.92$$

$$NPV = 0$$

$$IRR = 0.15\%$$

$$\text{หรือ } IRR = 15\%$$

จากการประมวลผลอัตราผลตอบแทนภายในของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่เพื่อเป็นการประหยัดเชื้อเพลิงที่ใช้ในการผลิตไอน้ำ พบว่าอัตราผลตอบแทนภายในของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่มีค่าเท่ากับ 15% ซึ่งมากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้น จึงควรแก่การลงทุน

ผลการวิเคราะห์เปรียบเทียบความเหมาะสมทางด้านเศรษฐศาสตร์ของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่พบว่าผลการประมวลระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่คือ NPV ของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่เท่ากับ 43.92 ล้านบาทผลการประมวลอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่เพื่อเป็นการประหยัดเชื้อเพลิงที่ใช้ผลิตไอน้ำ พบว่าอัตราผลตอบแทนภายในของระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกกลับมาให้ใหม่มีค่าเท่ากับ 15% ซึ่งมากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นนักวิจัยเห็นว่าสมควรแก่การลงทุนเพื่อระบบการนำ้ค่อนเดนเสทกลับมาให้ใหม่มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

มาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

การเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18W โดยในเบื้องต้นควรเปลี่ยนจุดที่มีรั่วไม่ใช้งานสูงก่อน เช่น เกิน 16 ชั่วโมงขึ้นไป ให้บลลัสต์ชนิด Low Loss หรือ อิเล็กทรอนิกส์ และในส่วนของจัดครัวใช้แสงธรรมชาติช่วยโดยการติดกระเบื้องใส่ในส่วนของโรงจกรที่ทำการผลิตน้ำตาลทราย การติดกระเบื้องใส่ประมาณ 5% ของพื้นที่หลังคา จะให้แสงสว่างเพียงพอโดยไม่ต้องเปิดใช้หลอดไฟฟ้า และปิดเมื่อไม่จำเป็นต้องใช้ ควรมีสวิตซ์แยกสำหรับพื้นที่ต่างๆ เพื่อให้สามารถปิดไฟส่วนที่ไม่ได้ใช้งานได้ และสวิตซ์ควรอยู่ในตำแหน่งที่สามารถเปิดปิดได้โดยง่าย ควรติดตั้งสวิตซ์กระตุกสำหรับไฟแสงสว่างในสำนักงานที่พนักงานไม่ค่อยได้นั่งประจำตัวตลอดเวลา เพื่อให้เปิดปิดได้อย่างสะดวกตามความจำเป็น โดยต้องมีการรณรงค์ควบคู่ไปด้วย

การคำนวณมาตรการ

การเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W

การใช้พลังงานของหลอดไฟ FLU 36W

หน้าที่บ หลอดไฟ FLU 36 W ใช้ไฟฟ้า 0.048 kW ทำงาน 24 hr $120 \text{ วัน} = 138.24 \text{ kWh/ปี/หลอด}$

หน้าที่บ คอมบารุ่ง หลอดไฟ FLU 36 W ใช้ไฟฟ้า 0.048 kW ทำงาน 8 hr $208 \text{ วัน} = 79.87 \text{ kWh/ปี/หลอด}$

การใช้พลังงานของหลอดไฟ LED 18 W

หน้าที่บ หลอดไฟ LED 18 W ใช้ไฟฟ้า 0.018 kW ทำงาน 24 hr $120 \text{ วัน} = 51.84 \text{ kWh/ปี/หลอด}$

หน้าที่บ คอมบารุ่ง หลอดไฟ LED 18 W ใช้ไฟฟ้า 0.018 kW ทำงาน 8 hr $208 \text{ วัน} = 29.95 \text{ kWh/ปี/หลอด}$

ผลการประหยัด

หลอดไฟ FLU 36 W- หลอดไฟ LED 18 W= $136.32 \text{ kWh/ปี/หลอด}$

ส่วน office ของโรงงานมีหลอดไฟ 100 หลอด

ราคากำไรที่ประหยัดได้ $136.32 \times 3.23 \times 100 = 44,031 \text{ บาท/ปี}$

เงินลงทุนซื้อหลอด LED 18 W หลอดละ 900 บาท = $900 \times 100 = 90,000 \text{ บาท}$

ความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของมาตรการการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36W เป็นหลอดไฟ LED 18W

ระยะเวลาคืนทุน (Payback period: PBP)

หมายถึง ระยะเวลาที่จะต้องใช้เวลาในการลงทุนให้ครบจำนวนเงินที่ได้รับจากการลงทุนมีจำนวนเท่ากับกระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนเริ่มมาตราช้าวรถคำนวนจุดคุ้มทุนได้จากสมการ

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนเงินที่ลงทุน}}{\text{กระแสเงินสดที่ได้รับจากการลงทุนในแต่ละปี}}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{90,000}{44,031}$$

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = 2.04 \text{ ปี}$$

ดังนั้นจากการประมาณระยะเวลาคืนทุนของการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W พบว่า มีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 2.04 ปี และสามารถประหยัดค่าไฟฟ้าเท่ากับ 44,031 บาท/ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

หมายถึง ผลรวมของมูลค่าปัจจุบันของกระแสเงินสดรับและกระแสเงินสดจ่ายโดยนำมาคิดลดด้วยอัตราผลตอบแทนที่ต้องการซึ่งหมายถึงต้นทุนส่วนเพิ่มของเงินทุน

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+i)^n} - I = 0$$

เมื่อ

R_n = กระแสเงินสดสุทธิรายปี (บาท)

I = เงินลงทุนต้นเริ่มมาตราช้าวรถสุทธิ (บาท)

i = อัตราดอกเบี้ยคิดที่ 12%

n = ระยะเวลาการดำเนินมาตราช้าวรถคิดที่ 10 ปี

ข้อมูลการคำนวณมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV)

ปีที่	กระแสเงินสดรับสุทธิ (บาท)	อัตราดอกเบี้ย (%)	เงินทุนตอนเริ่ม มาตراجาน (บาท)	*มูลค่าซาก (บาท)	*ช่วงนำรุ่ง (บาท)
1	44,031	12	90,000	-	-
2	44,031	12	90,000	-	-
3	44,031	12	90,000	-	-
4	44,031	12	90,000	-	-
5	44,031	12	90,000	-	-
6	44,031	12	90,000	-	-
7	44,031	12	90,000	-	-
8	44,031	12	90,000	-	-
9	44,031	12	90,000	-	-
10	44,031	12	90,000	-	-

หมายเหตุ: *มูลค่าซากและช่วงนำรุ่ง ไม่นำมาคำนวณ

ตั้งนั้น จะได้ว่า

$$NPV = \frac{44,031}{(1+0.12)^1} + \frac{44,031}{(1+0.12)^2} + \frac{44,031}{(1+0.12)^3} + \dots + \frac{44,031}{(1+0.12)^{10}}$$

$$NPV = [(39,554 + 35,316 + 31,532 + \dots + 14,263) - 90,000]$$

$$NPV = 160,310 \text{ บาท}$$

ตั้งนั้นจากการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิของการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W เท่ากับ 160,310 บาท ซึ่งมูลค่าปัจจุบันสุทธิมีค่าเป็นบางจึงสมควรการเปลี่ยนหลอดไฟ FLU 36 W เป็นหลอดไฟ LED 18 W มาใช้ในห้องสำนักงานต่างๆ ของโรงงาน

อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return: IRR)

คือ อัตราผลตอบแทนที่ทำให้เงินที่ลงทุนไปมีค่าเท่ากับเงินที่ได้รับกลับคืนมาเพื่อนำมาเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยหรือต้นทุนทางการเงิน เป็นอัตราคิดลดที่ใช้คำนวณมูลค่าของเงินตามเวลา

$$NPV = \sum_{n=1}^n \frac{R_n}{(1+IRR)^n} = 0$$

$$NPV = \frac{44,031}{(1+0.1510)^1} + \frac{44,031}{(1+0.1510)^2} + \frac{44,031}{(1+0.1510)^3} + \dots + \frac{44,031}{(1+0.1510)^{10}}$$

$$NPV = 160,310 - 160,310$$

$$NPV = 0$$

$$IRR = 0.48\%$$

$$\text{หรือ } IRR = 48\%$$

จากการประเมินอัตราผลตอบแทนภายในของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W เป็นการช่วยประหยัดค่าไฟฟ้าให้กับโรงงาน พ布ว่าอัตราผลตอบแทนภายในของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W มีค่าเท่ากับ 48% ซึ่งมีมากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นจึงควรแก่การลงทุน

ผลการวิเคราะห์เปรียบเทียบความเหมาะสมทางด้านเศรษฐศาสตร์ของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W พ布ว่าผลการประเมินระยะเวลาคืนทุนระยะเวลาคืนทุน (PBP) ของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18W พ布ว่า มีระยะเวลาคืนทุนประมาณ 2.04 ปีผลการประเมินมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (NPV) ของระบบการนำน้ำค้อนเดนเซทกลับมาใช้ใหม่เท่ากับ 160,310 บาทผลการประเมินอัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) ของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W เป็นการประหยัดค่าไฟฟ้า พ布ว่าอัตราผลตอบแทนภายในของการเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W มีค่าเท่ากับ 48% ซึ่งมากกว่าต้นทุนของเงินทุนที่ต้องการคือ 12% ดังนั้นนักวิจัยเห็นว่าสมควรแก่การลงทุน การเปลี่ยนหลอดไฟ LED 18 W มาใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล

ความหมายตัวแปรจากโปรแกรม Simapro 7.2

ตัวแปร	ความหมาย
Greenhouse	การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก
Ozone layer	การทำลายชั้นบรรยากาศ
Acidification	ฝุ่นกรด
Eutrophication	การเจริญเติบโตของพืช
Heavy metals	โลหะหนัก
Carcinogens	สารก่อมะเร็ง
Smog	หมอกควัน
Energy resources	การใช้พลังงาน

ที่มา: โปรแกรม Simapro 7.2

ผลผลิตอ้อยเบรียบเทียบกับต่างประเทศ

ประเทศไทย	ผลผลิต (ตัน/ไร่)
ไทย	10.2
บราซิล	13-14
อุอสเตรเลีย	12.5

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย

ค่าความหวาน (CCS) ของไทย เมริขบเทียบต่างประเทศ

ประเทศไทย	ค่าความหวาน (C.C.S)
ไทย	11-12
บรากีล	13-15
ออสเตรเลีย	13-15

ที่มา: สำนักงานคณะกรรมการข้อมูลทางการค้าและน้ำดื่มทราย

ค่า Emission Factor

ลำดับที่	ชื่อ	หน่วย	ค่าไฟคเตอร์ kgCO ₂ e/หน่วย	แหล่งข้อมูลอ้างอิง
กระบวนการการทีบสกัด (Milling)				
1	ห้องสต๊อก	kg	0.0110	Fr-06 การปลูกข้าว
2	ห้องเผา	kg	0.0152	Fr-06 การปลูกข้าว
3	ปูนขาว	kg	0.0025	Calcium Carbonate ใน CFP EF Data v.2.01 จาก ประเทศไทยปูน Enzyme (Amylase), จาก งานวิจัย Cradle-to-Gate Environmental Assessment of Enzyme Products Produced Industrially in Denmark by Novozymes A/S Per H. Nielsen1, et al., Int J LCA 2006
4	Bactericide (antibiotic)	kg	1.1500	

ลำดับที่	ชื่อ	หน่วย	ค่าแฟคเตอร์ kgCO ₂ e/หน่วย	แหล่งข้อมูลอ้างอิง
5	Flocculant	kg	1.4300	cation polymer (WWT), Ecoinvent 2.0 สารปี/แนวทางการประเมิน
6	สารปี	kg	1.0547	คาร์บอนฟุต พري้ნท์ผลิตภัณฑ์ 2554
7	น้ำมันหล่อลื่น เครื่องจักร	kg	0.6157	น้ำมันหล่อลื่น/แนวทางการ ประเมินคาร์บอนฟุตพري้ნท์ ผลิตภัณฑ์ 2554
8	โซดาไฟน้ำ 50%	kg	1.1148	Sodium hydroxide, Converted data from JEMAI Pro using Thai Electricity Grid + น้ำอ่อน (Tap water m3) Converted data from JEMAI Pro using Thai Electricity Grid
9	PAS...(ป้องกัน ตะกรัน)	kg	1.9493	Acrylic acid, Ecoinvent 2.0, IPCC 2007
10	FAS...(ป้องกัน ตะกรัน)	kg	1.9493	Acrylic acid, Ecoinvent 2.0, IPCC 2007
11	Soda Ash	kg	1.3015	ทางการประเมินคาร์บอน ฟุตพري้ნท์ผลิตภัณฑ์ 2554
12	น้ำมันหล่อลื่น เครื่องจักร	kg	0.6157	น้ำมันหล่อลื่น/แนวทางการ ประเมินคาร์บอนฟุตพري้ນท์ ผลิตภัณฑ์ 2554
13	ไฟฟ้า (ซีวมวล)	kWh	0.0371	Fr-06 คำนวณการผลิต ไฟฟ้าจากซีวมวล

ลำดับที่	ชื่อ	หน่วย	ค่าแฟลกเตอร์ kgCO2e/หน่วย	แหล่งข้อมูลอ้างอิง
14	ไอ้น้ำ (ซีลมอล)	kg	0.0264	Fr-06 คำนวณการผลิต ไอ้น้ำ
15	น้ำใช้ทั่วไป-น้ำหล่อเย็น	kg	0.0003	Fr-06 คำนวณการผลิต น้ำอุ่น
16	ดีเซล (การขนdin-ทราย)	L	0.3282	ดีเซล (Diesel)/น้ำมันเชื้อเพลิง, Thai LCI data
17	ดีเซล (การขนdinทราย) -การเผาไหม้	kg	0.3282	ดีเซล - การเผาไหม้, IPCC 2007
18	ภาคอ้อย	kg	0.0000	ใช้ในการผลิตไอ้น้ำ
19	ไอเสีย	kg	0.0000	นำกลับมาใช้ใน กระบวนการ
20	ดิน/ทราย	kg	0.0000	ให้เกษตรกร (ขบวนให้ หลังโรงงาน ด้วยรถบรรทุก 6 ล้อ)
21	น้ำเสีย	kg	0.0002	Fr-06 คำนวณการบำบัด น้ำเสีย
Raw Sugar (ต้ม>>เคี่ยว>>ปั่น)				
22	ไอเสีย	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ใน กระบวนการ
23	ไฟฟ้า (ซีลมอล)	kWh	0.0371	Fr-06 คำนวณการผลิต ไฟฟ้าจากซีลมอล
24	น้ำใช้ทั่วไป-น้ำหล่อเย็น	kg	0.0003	Fr-06 คำนวณการผลิต น้ำอุ่น
25	Final Molasses	kg		ไม่นำมาคิด (ปั่นส่วนออกแล้ว)
26	Filter Cake (ภาค หมักกรอง)	kg	0.0000	ให้เกษตรกร (มารับเอง)

ลำดับที่	ชื่อ	หน่วย	ค่าแฟกเตอร์ kgCO2e/หน่วย	แหล่งข้อมูลอ้างอิง
27	ไโกระเหยอกอก คอนเดนเซอร์	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ใน กระบวนการ
28	น้ำ Condensate	kg	0.0000	นำกลับไปใช้ใน กระบวนการ
29	น้ำเสีย	kWh	0.0002	Fr-06 คำนวณการนำบัด น้ำเสีย
นำร่องรักษางาน				
จาบี/แนวทางการประเมิน				
30	จาบี	kg	1.0547	คาร์บอน ฟูตพริ้นท์ผลิตภัณฑ์ 2554
31	น้ำมันหล่อลื่น เครื่องจักร	kg	0.6157	นำมันหล่อลื่น/แนวทางการ ประเมินคาร์บอนฟูตพริ้นท์ ผลิตภัณฑ์ 2554
การขนส่ง				
การขนส่ง/แนวทางการ				
32	รถบรรทุก 10 ล้อ 16 ตัน No Load	km	0.5863	ประเมินคาร์บอน ฟูตพริ้นท์ผลิตภัณฑ์ 2554
33	รถบรรทุกฟ่วง 18 ล้อ 32 ตัน Full Road	tkm	0.0441	การขนส่ง/แนวทางการ ประเมินคาร์บอน ฟูตพริ้นท์ผลิตภัณฑ์ 2554
34	รถบรรทุกฟ่วง 18 ล้อ 32 ตัน No Load	km	0.8629	การขนส่ง/แนวทางการ ประเมินคาร์บอน ฟูตพริ้นท์ผลิตภัณฑ์ 2554
35	รถบรรทุก 6 ล้อ ขนาดใหญ่ 11 ตัน Full Road	tkm	0.0610	การขนส่ง/แนวทางการ ประเมินคาร์บอน ฟูตพริ้นท์ผลิตภัณฑ์ 2554





ที่ ศธ 0521.1.0908/0088

ภาควิชาพิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์
มหาวิทยาลัยสังขละกันครินทร์
อ.หาดใหญ่ จังหวัดสงขลา
90112

12 พฤษภาคม 2557

เรื่อง ตอนรับนักความได้รับการเข้าร่วมนำเสนอในงานประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย
ครั้งที่ 10

เรียน คุณเฉินนา พันธุ์เหล็ก

- สิ่งที่ส่งมาด้วย 1. โครงการจัดประชุมวิชาการ จำนวน 1 ชุด
2. กำหนดการการจัดประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย ครั้งที่ 10

ตามที่ท่านได้ส่งบทความเรื่อง “การประเมินว่าด้วยการปรับปรุงประสิทธิภาพกระบวนการผลิตไฟฟ้าในประเทศไทย” และ “การประเมินวัสดุเชิงวิศวกรรมของอุตสาหกรรมน้ำตาล กรณีศึกษา: อุตสาหกรรมน้ำตาลในพื้นที่ภาคเหนือตอนล่าง” เพื่อนำเสนอในงานประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทยครั้งที่ 10 (Conference on Energy Technology Network of Thailand; ENETT) ระหว่างวันที่ 4–6 มิถุนายน 2557 ณ ห้องสัมมนา BSc4 อาคารเรียนรวม BSc คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสังขละกันครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ อ.หาดใหญ่ จ.สงขลา ในครั้งนี้ คณะกรรมการจัดงานประชุมฯ ขอขอบคุณในความสนใจในการนำเสนอทบทวนของท่านในงานประชุมวิชาการฯ ในครั้งนี้ และทางคณะกรรมการฯ ได้ตรวจสอบและพิจารณาทบทวนของท่านเป็นที่เรียบร้อยแล้ว โดยบทความของท่านได้ผ่านการคัดเลือกเพื่อให้นำเสนอในแบบบรรยาย (Oral presentation) ซึ่งเรียนมาเพื่อทราบ และบทความของท่านจะได้รับการติดพิมพ์ลงในเล่มหนังสือทั้งหมด ตลอดจนบทความฉบับดิจิทัล ไว้ใช้เผยแพร่ในสื่อต่างๆ โดยในการจัดประชุมครั้งนี้ ผู้เข้าร่วมประชุมฯ ได้โดยไม่มีค่าใช้จ่าย แต่ต้องชำระค่าใช้จ่ายในการเดินทางและอาหาร สำหรับผู้เข้าร่วมประชุมฯ ที่ได้รับอนุญาตจากผู้บังคับบัญชาเดิม สามารถเข้าร่วมประชุมฯ ได้โดยไม่มีค่าใช้จ่าย แต่ต้องชำระค่าใช้จ่ายต่างๆ ได้ตามระเบียบราชการ

จึงเรียนมาเพื่อโปรดทราบ

ขอแสดงความนับถือ

(รองศาสตราจารย์ ดร. ยุทธนา วิริยะนุชย์กุล)

ประธานการประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย

ภาควิชาพิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์

โทร 074-288735, 074-288775

โทรสาร 074-558849

โครงการประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทยครั้งที่ 10
(Conference on Energy Technology Network of Thailand; E-NETT)

วันที่ 4-6 มิถุนายน 2557

ณ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่

หลักการและเหตุผล

ในปัจจุบัน พลังงานจัดเป็นปัจจัยพื้นฐานที่สำคัญต่อการพัฒนาประเทศ การกำหนดทิศทางนโยบาย การวิจัยและพัฒนาทางด้านพลังงาน จึงมีความสำคัญอย่างยิ่งต่อการพัฒนาภายในประเทศ และสามารถทำให้ประเทศไทยแข็งขึ้นกับตลาดโลกในระบบยุคการค้าเสรีแบบไร้พรมแดน หรือแม้กระทั่งการลดอัตราความสูงของการใช้พลังงานและการอนุรักษ์พลังงานภายในประเทศ ก็จัดได้ว่าเป็นหนึ่งในกลไกที่มีบทบาทสำคัญไม่น้อยไปกว่าการหาแหล่งพลังงาน เชื้อเพลิงฟอสซิลและการนำพลังงานทดแทนมาใช้งาน และเป็นที่ทราบกันดีว่าพลังงานเชื้อเพลิงฟอสซิลในปัจจุบันมีอยู่อย่างจำกัด อีกทั้งในประเทศไทยเองไม่มีแหล่งพลังงานเชื้อเพลิงมากพอต่อความต้องการในการบริโภคภายในประเทศ ประกอบกับมีการขยายแผนการพัฒนาพลังงานทดแทนในประเทศไทยจากรอบ 15 ปี เป็น 2 ปี ในต้นปี 2556 ที่ผ่านมา ทำให้บุคลากรด้านพลังงานจำเป็นต้องระดมสมองกันในการนำเสนอโซลูชันเชิงวิจัยและพัฒนากระบวนการด้านพลังงานต่าง ๆ จนทำให้เกิดเป็นรูปธรรม และมีการนำเสนอเพื่อให้เกิดการต่อยอดทางปัญญาต่อไป

สำหรับการประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย (Conference on Energy Technology Network of Thailand; E-NETT) จะจัดขึ้นทุกปี โดยมีสมาชิกเครือข่ายหนุนเวียนกันเป็นเจ้าภาพในการจัดประชุม โดยในครั้งที่ 1 คณะพลังงานและวัสดุ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 2 มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 3 จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 4 มหาวิทยาลัยศิลปากร เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 5 มหาวิทยาลัยนเรศวร เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 6 คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยศรีนครินทร์ วิโรฒ เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 7 มหาวิทยาลัยราชมงคลชั้นบุรี เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 8 คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยมหิดล เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 9 มหาวิทยาลัยมหาสารคาม เป็นเจ้าภาพ ครั้งที่ 10 มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ เป็นเจ้าภาพในการจัดการประชุมร่วมกับหน่วยงานด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมภายในสถาบัน ซึ่งตลอดระยะเวลาการจัดประชุมวิชาการที่ผ่านมานี้ จำนวนของผู้เข้าร่วมสัมมนานามากขึ้นในทุกปี นับได้ว่าสามารถของเครือข่ายพลังงานในประเทศไทยที่ประกอบด้วยสถาบันการศึกษาต่าง ๆ มีความเข้มแข็งทั้งงานวิจัยและการสร้างนวัตกรรมด้านพลังงานมากขึ้นตามลำดับ และแม้ว่าหน่วยงานสถาบันการศึกษาจะมีการพัฒนาและวิจัยด้านพลังงานทดแทนมาอย่างต่อเนื่องยาวนานก็ตาม ในปัจจุบันยังมีหน่วยงานเอกชนและภาครัฐอีกจำนวนไม่น้อยที่ให้ความสำคัญต่อการทำวิจัยและพัฒนาพลังงานทดแทนขึ้นมา รวมไปถึงการอุดหนุนการค่าใช้จ่ายในการดำเนินการ รวมทั้งการให้ความรู้เกี่ยวกับการอนุรักษ์พลังงาน

ทุกภาคส่วน ดังจะเห็นได้จากโครงการสร้างโรงไฟฟ้าต่าง ๆ ของเอกชน การผลิตก๊าซชีวภาพจากมูลสัตว์และชีวมวลจากฟาร์มขนาดใหญ่ การนำระบบประ helyคพลังงานอัจฉริยะมาใช้ควบคุมการใช้พลังงานในตัวอาคาร การพัฒนาระบบการใช้พลังงานอย่างมีประสิทธิภาพในอุตสาหกรรมเกณฑ์กรรม การปลูกพืชไม้โตเร็ว เพื่อการสร้างโรงไฟฟ้าชีวมวล การเก็บเกี่ยวพลังงานจากพลังเหลือใช้หรือพลังงานที่สูญเสียไปในระหว่างกระบวนการใช้พลังงาน การทำวัสดุคลາดเพื่อทำความสะอาดด้วยการฆ่าเชื้อโรคเพื่อลดความสันปร่อง พลังงานในอาคารสูง ตลอดจนการทำลายภาชนะฟุตพรินท์ในสินค้าและการลดการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก เป็นต้น

ดังนั้นด้วยเหตุผลที่กล่าวมาแล้วข้างต้น การจัดการประชุมวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย ครั้งที่สิบนี้จึงมีวัตถุประสงค์เพื่อให้เกิดการแลกเปลี่ยนเรียนรู้ร่วมกันและเสริมสร้างศักยภาพการพัฒนาขีดความสามารถด้านการวิจัยของบุคลากรด้านพลังงานประเทศไทยให้สามารถแข่งขันกับต่างประเทศได้ และเพื่อต้องการเผยแพร่วิทยาการทางด้านพลังงานในรูปของบทความวิจัยต่าง ๆ ที่นำเสนอในที่ประชุมต่อสาธารณะ เพื่อเป็นการเตรียมตัวและปรับตัวด้านการทำงานด้านพลังงานด้วยเดิมและพลังงานทดแทนในการก้าวเข้าสู่ตลาดการค้าเสรีในกลุ่มประเทศอาเซียน พ.ศ. 2558 ที่จะถึงนี้

ทั้งนี้คณะกรรมการฯ และสถาบันระบบพลังงาน มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ จึงได้ร่วมกับผู้ผลิต ผู้ใช้ และหน่วยงานวิจัยทางด้านพลังงานในประเทศไทยจัดการประชุมวิชาการนี้ขึ้นและคาดหวังว่าการประชุมเครือข่ายพลังงานครั้งที่สิบที่มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ นี้จะสร้างโอกาสและประโยชน์ต่อนักวิจัย บุคลากรทางด้านพลังงาน และประเทศไทยโดยรวม

วัตถุประสงค์

- เพื่อเสริมสร้างความเข้มแข็งของสมาชิกเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย ที่ประกอบด้วย นักวิจัยทางด้านพลังงานและสาขาอื่น ๆ ที่เกี่ยวข้องทั้งภาครัฐและเอกชน และรวมผลงานวิจัย ทางด้านพลังงานในประเทศไทยในรอบปีที่ผ่านมา
- เพื่อให้มีเวทีนำเสนอผลงานวิจัยทางด้านพลังงาน สิ่งแวดล้อมและวัสดุ ตลอดจนงานวิจัยสาขาอื่น ๆ ที่เกี่ยวข้อง ได้แก่ นักศึกษาระดับปริญญาตรี บัณฑิตศึกษาของมหาวิทยาลัยต่าง ๆ และบุคลากร ผู้สนใจ และเพื่อเปิดโอกาสให้บุคลากรนักวิจัยได้มีโอกาสพัฒนารายการพิเศษจากผู้ทรงคุณวุฒิ ด้านพลังงานต่าง ๆ ในประเทศไทย อันนำไปสู่การแลกเปลี่ยนเรียนรู้ด้านวิชาการ พหุวัฒนธรรม และภูมิปัญญาพื้นบ้านจากผู้เกี่ยวข้องในพื้นที่ต่าง ๆ
- เพื่อจัดแสดงนิทรรศการเผยแพร่ผลงานวิจัยของโครงการที่ได้รับทุนวิจัยทางด้านพลังงานจากหน่วยงานภาครัฐ

วิธีการดำเนินการ

บรรยายให้ความรู้จากวิทยากรรับเชิญ นำเสนอผลงานภาคภูมิฯและภาคปฏิสัมพันธ์จากผู้เข้าร่วมประชุมและแสดงนิทรรศการเผยแพร่ผลงานวิจัยของโครงการที่ได้รับทุนวิจัยทางด้านพลังงานจากหน่วยงานภาครัฐ

วัน เวลา และสถานที่

วันที่ 4-6 มิถุนายน 2557 ณ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่

วิทยากร

ผู้เชี่ยวชาญด้านพลังงานและพลังงานทดแทนของหน่วยงานภาครัฐและเอกชนในประเทศไทย

กลุ่มเป้าหมาย

นักวิชาการ บุคลากร จากหน่วยงานราชการและเอกชน เช่น นักวิชาการ นักศึกษาระดับปริญญาตรี บัณฑิตศึกษาของมหาวิทยาลัยต่าง ๆ และบุคลากรผู้สนใจจำนวน 200 คน โดยประมาณ

หน่วยงานที่รับผิดชอบ

ภาควิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์
สถาบันระบบพลังงาน มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

ผู้เข้าร่วมประชุมจะได้มีโอกาสสร้างรู้ เผยแพร่ และเปลี่ยนองค์ความรู้ เทคโนโลยีใหม่ ๆ ที่เกิดจากการทำการวิจัย และก่อให้เกิดความร่วมมือระหว่างนักวิจัย นักศึกษา และหน่วยงานที่สนใจงานทางด้านพลังงาน เพื่อทำการศึกษาวิจัยทางด้านพลังงานในอนาคต

ค่าลงทะเบียน

ประเภท	ภายใน 19 พฤษภาคม 2557	หลัง 19 พฤษภาคม 2557
นิสิต/นักศึกษา	1,500 บาท	1,800 บาท
บุคคลทั่วไป	2,500 บาท	3,000 บาท

กำหนดการ
การจัดประชุมสัมมนาวิชาการเครือข่ายพลังงานแห่งประเทศไทย ครั้งที่ 10
วันที่ 4-6 มิถุนายน 2557 ณ อาคารเรียนรวม BSC คณะวิทยาศาสตร์
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา

วันพุธที่ 4 มิถุนายน 2557

8:00 - 9:00 น.	ลงทะเบียน	โถงทางเข้าห้องสัมมนา BSc4 ชั้น 4 อาคาร BSc
9:00 - 9:15 น.	กล่าวต้อนรับผู้เข้าร่วมประชุมและกล่าวรายงาน โดย รองศาสตราจารย์ ดร. ชูศักดิ์ ลิมสกุลหรือผู้แทน อธิการบดีมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสงขลานครินทร์	ห้องสัมมนา BSc4
9:15 - 10:30 น.	ประธานในพิธีกล่าวเปิดการประชุมและบรรยายพิเศษ โดย ผู้ทรงคุณวุฒิด้านพลังงาน เรื่อง นโยบายและแผนพลังงานทดแทนในประเทศไทย ในศตวรรษหน้า ก้าวสู่ประชาคมอาเซียน	ห้องสัมมนา BSc4
10:30 - 10:45 น.	พักรับประทานอาหารว่าง เยี่ยมชมนิทรรศการ	โถงหน้าห้องสัมมนา BSc4
10:45 - 12:00 น.	นำเสนอบทความ	ห้องประชุมย่อย 1-3 ชั้น 4 อาคาร BSc
12:00 - 13:00 น.	รับประทานอาหารกลางวัน	โถงชั้นล่างอาคาร BSc
13:00 - 14:45 น.	นำเสนอบทความ	ห้องประชุมย่อย 1-3 ชั้น 4 อาคาร BSc
14:45 - 15:00 น.	พักรับประทานอาหารว่าง	โถงหน้าห้องสัมมนา BSc4
15:00 - 16:45 น.	นำเสนอบทความ	ห้องประชุมย่อย 1-3 ชั้น 4 อาคาร BSc
17:00 - 18:30 น.	ทัศนศึกษาภายในมหาวิทยาลัยฯ ด้วยรถไฟฟ้า	
18:30 - 21:00 น.	ร่วมงานเลี้ยงรับรอง	กำหนดสถานที่ภายหลัง

วันพฤหัสบดีที่ 5 มิถุนายน 2557

8:30 - 9:15 น.	บรรยายพิเศษเรื่อง : ทิศทางงานวิจัยและการใช้พลังงานหมุนเวียน ในพื้นที่ภาคใต้และความร่วมมือกับสถาบันอื่น ๆ ในพื้นที่ โดย รองศาสตราจารย์ ดร.พีระพงศ์ ชีวสกุล รองอธิการบดีฝ่ายวิจัย ม.สงขลานครินทร์	ห้องสัมมนา BSc4
9:15 - 10:30 น.	บรรยายพิเศษเรื่อง : พลังงานทดแทนจากน้ำทึ่งโรงงานปาล์ม	ห้องสัมมนา BSc4

10:30 - 10:45 น.	พักรับประทานอาหารว่าง	โถงหน้าห้องสัมมนา BSc4
10:45 - 12:00 น.	นำเสนอบทความ	ห้องประชุมย่อย 1-3 น 4 อาคาร BSc
12:00 - 13:00 น.	รับประทานอาหารกลางวัน	โถงชั้นล่างอาคาร BSc
13:00 - 18:00 น.	ทัศนศึกษา : เยี่ยมชมโรงงานใบออดีเซล และโรงไฟฟ้า จะนะหรือโรงไฟฟ้ากังหันลม กฟภ. สทิงพระ	
18:00 - 21:00 น.	อาหารเย็น (บุฟเฟต์)	กำหนดสถานที่ภายหลัง

วันคุกร์ที่ 6 มิถุนายน 2557

8:30 - 9:45 น.	นำเสนอบทความ	ห้องประชุมย่อย 1-3
9:45 - 10:00 น.	พักรับประทานอาหารว่าง	โถงหน้าห้องสัมมนา BSc4
10:00 - 10:45 น.	บรรยายพิเศษ พลังงานนิวเคลียร์กับประเทศไทย โดย ผู้ทรงคุณวุฒิจากการไฟฟ้าฝ่ายผลิต	ห้องสัมมนา BSc4
10:45 - 11:30 น.	นำเสนอบทความรับเชิญ เรื่อง ทิศทางงานวิจัยด้านพลังงานกับตลาดอาเซียน โดย ผู้ทรงคุณวุฒิด้านพลังงาน	ห้องสัมมนา BSc4
11:30 - 12:00 น.	พิธีปิดการประชุมสัมมนา โดย รองศาสตราจารย์ ดร.วิไลวรรณ โชคเกียรติ คณบดีคณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์	ห้องสัมมนา BSc4
12:00 - 13:00 น.	รับประทานอาหารกลางวัน	โถงชั้นล่างอาคาร BSc
13:00 - 15:00 น.	ประชุมคณะกรรมการบริหารเครือข่ายพลังงาน แห่งประเทศไทย (E-NETT)	ห้องประชุมย่อย 1
13:00 - 18:00 น.	ทัศนศึกษา : (ตามความสมัครใจโดยมีค่าใช้จ่าย)	

สามารถติดตามข้อมูลรายละเอียดเพิ่มเติมได้ที่ <http://www.enett2014.sci.psu.ac.th/>



การประเมินวัฏจักรชีวิตของอุตสาหกรรมน้ำตาล

กรณีศึกษา: อุตสาหกรรมน้ำตาลในพื้นที่ภาคเหนือตอนล่าง

Life-cycle assessment of Sugar Industry

Case study: Sugar Industry of Lower Northern Provinces Area

เอกสารที่ ๑, สมชาย ณัฐวรรธน์^๑ อันทนา พันธุ์เหล็ก^{๑*} ประมวล ปุ่นเป็น^๒ และ สาระ สร้อยสังวาลย์^๓

^๑ สูนย์วิจัยและขั้นการด้านพลังงาน คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยราชภัฏ จังหวัดพิษณุโลก ๖๕๐๐๐

^๒ บริษัท น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จำกัด เลขที่ 42/๑ หมู่ ๘ ต.สุกี้ดะเกา อ.เมือง จ.อุตรดิตถ์ ๕๓๐๐๐

^๓ คณะเทคโนโลยีการเกษตรและอาหาร มหาวิทยาลัยราชภัฏพิษณุโลกสกุล จ.พิษณุโลก ๖๕๐๐๐

*ผู้ติดต่อ E-mail chantanap@nu.ac.th *โทรศัพท์ ๐-๕๕๙๖-๓๕๕๓ โทรสาร ๐-๕๕๙๖-๓๕๕๒*

บทคัดย่อ

วัตถุประสงค์ของการวิจัยนี้เพื่อประเมินการรับอนุญาตพื้นที่เพื่อการวางแผนจัดการด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมของอุตสาหกรรมน้ำตาล ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ โดยประเมินการรับอนุญาตพื้นที่ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิน Hi-pol และน้ำตาลทรายดิน J-spec โดยพิจารณาแบบ B2B ตั้งแต่กระบวนการได้น้ำซึ่งวัตถุดิน กระบวนการผลิตและกระบวนการขนส่ง จากการศึกษาพบว่าการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ มีค่าตี่ 1001-2000 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 98.50-99.50 % ปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมาน้ำหนัก 0.259 kgCO₂e/kg ตัววนของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิน J-spec มีค่าตี่ 2001-3800 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 97.30-98.0 % มีปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยทั้งหมดเท่ากับ 0.312 kgCO₂e และผลกระทบที่เกิดมากขึ้นมากที่สุด คือ กระบวนการได้น้ำซึ่งวัตถุดิน กระบวนการขนส่งวัตถุดินจากไร่องจันทร์ และกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิน ตามลำดับ

ค่าหลัก: การรับอนุญาตพื้นที่ การประเมินวัฏจักรชีวิต อ้อย และน้ำตาลทราย

Abstract

The purpose of research was to estimate carbon footprint for energy and environment management in sugar industry of Thai Identity Sugar, Uttaradit province, by estimating carbon footprint of Hi-pol and J-spec raw sugar products with considering in B2B form from raw material making procession, manufacture procession and transport. The result showed that the greenhouse gas emissions of Hi-pol raw sugar producing procession of Thai Identity Sugar, the color evaluation was 1001-2000 ICUMSA, the sugar sweet evaluation was 98.50-99.50 %, the quantity of the greenhouse gas emissions was 0.259 kgCO₂e/kg and the greenhouse gas emissions J-spec raw sugar products of Thai Identity Sugar, the color evaluation was 2001-3800 ICUMSA, the sugar sweet evaluation was 97.30-98.0 %, the



quantity of the greenhouse gas emissions was 0.312 kgCO₂e. and the most effects was raw material making procession, raw material transport procession from farm to manufactory and raw sugar producing procession

Keywords carbon footprint / life-cycle assessment / sugar cane and raw sugar

1. บทนำ

ประเทศไทยมีอุตสาหกรรมน้ำตาลซึ่งทำรายได้ให้กับประเทศไทย ด้านการส่งออกเป็นอันดับ 4 ของโลก รองจากบรัสเซลล์ แบ่งเป็นสัดส่วนเป็นการบริโภคภายในประเทศไทย 1,796,431.88 ตัน และส่งออก 6,468,145.41 ตันคิดเป็นมูลค่า 1.22 แสนล้านบาท [1] มีพื้นที่ในการเพาะปลูกอ้อย จำนวน 9.48 ล้านไร่ มีโรงงานผลิตน้ำตาลรวมทั้งสิ้น 47 โรงงานทั่วประเทศไทย และในกระบวนการผลิตน้ำตาลเป็นกระบวนการหลายขั้นตอน และค่อนข้างซับซ้อนจึงส่งผลให้มีการใช้พลังงานและสาธารณูปโภคสูง รวมถึงมีการปลดปล่อยของเสียที่ส่งผลต่อสภาพแวดล้อมสูงตามมาด้วย ซึ่งในปัจจุบันของข่ายการค้าที่การตระหนักถึงเรื่องพลังงาน และสิ่งแวดล้อมนั้นมีบทบาทเข้ามามีส่วนกีดกันด้านการค้า เช่น ตลาดสิ่งแวดล้อม หรือ ตลาดพลังงาน เป็นต้น เพื่อบ่งบอกการพัฒนาผลิตภัณฑ์ที่เป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม ดังนั้นอุตสาหกรรมจึงต้องมีการแสดงผล และการรับรองทางด้านสิ่งแวดล้อมในการผลิตผลิตภัณฑ์ เพื่อให้สอดคล้องกับแนวทางเศรษฐกิจที่ให้ความสำคัญในด้านพลังงานและสิ่งแวดล้อมเพิ่มสูงขึ้น “การบอนฟุตพรินท์” เป็นตัวเลขที่บ่งบอกปริมาณก้าชเรื่องผลกระทบที่ปล่อยออกมานอกจากผลิตภัณฑ์ แต่ละหน่วยต่อลูกค้าหรือวิธีของผลิตภัณฑ์ (LCA) โดยคำนวณออกมายในรูปของการบอนไดออกไซด์เที่ยบเท่า (kgCO₂e หรือ TonCO₂e) ซึ่งในปัจจุบันอุตสาหกรรมและตลาดการค้าให้ความสนใจด้านนี้เป็นสำคัญ โดยเฉพาะตลาดส่งออก ดังนั้น เพื่อยกระดับ อุตสาหกรรมให้แข็งขันได้ในตลาด จึงจำเป็นต้องมีการวิเคราะห์ประสิทธิภาพของผลิตภัณฑ์

ดังนั้นนักวิจัยจึงมีแนวคิดในการจัดทำการวิเคราะห์การบอนฟุตพรินท์ของการผลิตน้ำตาลซึ่งได้ทำการประเมินการบอนฟุตพรินท์ของการผลิตภัณฑ์น้ำตาล รายดิบ โดยทำการศึกษาวิเคราะห์และประเมินผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม มีหน่วยเป็น kgCO₂e/kg ซึ่งทำการประเมินที่โรงงานน้ำตาลไทยอย่างลักษณะ จังหวัดอุตรดิตถ์ ระบุปริมาณการปลดปล่อยผลกระทบด้านสิ่งแวดล้อมในหน่วยเที่ยบเท่า ค่าบอนการบอนไดออกไซด์ และนำผลการศึกษามาวิเคราะห์ แนวทางในการจัดการกระบวนการผลิตให้มีการใช้พลังงานอย่างคุ้มค่าและเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อม

2. นิยามและวิธีการ Carbon Footprint [2]

“การบอนฟุตพรินท์” เป็นตัวเลขที่บ่งบอกปริมาณก้าชเรื่องผลกระทบที่ปล่อยออกมายกจากผลิตภัณฑ์ แต่ละหน่วยต่อลูกค้าหรือวิธีของผลิตภัณฑ์ (LCA) โดยคำนวณออกมายในรูปของการบอนไดออกไซด์เที่ยบเท่า (kgCO₂e หรือ TonCO₂e) ซึ่งในปัจจุบันอุตสาหกรรมและตลาดการค้าให้ความสนใจด้านนี้เป็นสำคัญ โดยเฉพาะตลาดส่งออก ดังนั้น เพื่อยกระดับ อุตสาหกรรมให้แข็งขันได้ในตลาด จึงจำเป็นต้องมีการวิเคราะห์ประสิทธิภาพของผลิตภัณฑ์

สำหรับประเทศไทยมีผลิตภัณฑ์ที่ได้รับการอนุมัติให้ขึ้นทะเบียนการบอนฟุตพรินท์แล้วมีจำนวน 896 ผลิตภัณฑ์ 203 บริษัท [3] (ข้อมูล มกราคม 2557) ซึ่งการบอนฟุตพรินท์แม้ว่าจะเป็นมาตรฐานการสมัครใจแต่ มีแนวโน้มจะถูกนำไปเป็นมาตรการที่ส่งผลต่อการค้าอย่างแน่นอน โดยเฉพาะการส่งออกกับจีบ้านต่างประเทศซึ่ง ปัจจุบันการแข่งขันในตลาดไม่ได้ขึ้นอยู่กับรูปแบบของสินค้าอย่างเดียว แต่ความเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อมจะมานมี



อิทธิพลต่อการสร้างจุดขายที่เหนือกว่าคู่แข่งได้ ข้อมูลการบอนฟูตพรีนท์เป็นส่วนสำคัญที่จะสามารถผลักดันให้ผลิตภัณฑ์มีประสิทธิภาพ รวมถึงการจัดการภายในองค์กรอย่างเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม

วิธีการการประเมิน Carbon footprint การได้มาซึ่งวัตถุดิบ การขนส่ง และการผลิตน้ำตาลทรายดิบ การวิเคราะห์วัฏจักรชีวิตของการผลิตน้ำตาลทรายดิบตามกระบวนการผลิตของอุตสาหกรรมดังที่กล่าวมานี้นั้น ต้องมีการกำหนดขอบเขตและปีหมายของการวิเคราะห์วัฏจักรชีวิต เพื่อเป็นข้อกำหนด และแนวทางในการจัดทำcarbon footprint ของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ ดังนี้

ขอบเขตและรายละเอียดผลิตภัณฑ์

เพื่อพิจารณาการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ โดยการพิจารณาหมายรวมถึง ผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ หมายถึง น้ำตาลทรายดิบ Hi-pol และน้ำตาลทรายดิบ J-spec ที่มีค่าโพราไลเซชัน (Poralization) 97.30-99.50 % และค่าสีตั้งแต่ 1001-3800 หน่วย ICMSA ซึ่งมีสมบัติดังตารางที่ 1 และรวมถึง วัตถุดิบร่วมอื่น ๆ (สารเคมี หรือองค์ประกอบอื่น ๆ ในกระบวนการผลิต) และบรรจุภัณฑ์

ตารางที่ 1 สมบัติของน้ำตาลทรายดิบที่ทำการประเมินการบอนฟูตพรีนท์

ชนิดน้ำตาล	ค่าสี (ICUMSA)	Pol ค่าความหวานน้ำตาล	ความชื้น (%)
ทรายดิบ Hi-pol	1001-2000	98.50-99.50	≤ 1.0
ทรายดิบ J-spec	2001-3800	97.30-98.0	≤ 1.0

หน่วยของผลิตภัณฑ์หรือบริการ

การกำหนดหน่วยผลิตภัณฑ์ ให้กำหนดตามขนาดผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายที่วางแผนไว้ โดยหน่วยผลิตภัณฑ์เป็นน้ำหนัก

ขอบเขตของระบบ

การประเมินการบอนฟูตพรีนท์ของการผลิตน้ำตาลทรายแดง Hi-pol และ J-spec ของโรงงานน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ ประกอบด้วย กระบวนการได้มาซึ่งวัตถุดิบ กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายแดง และการขนส่งสินค้า เป็นการประเมินแบบ B2B เป็นการประเมินการปล่อยก๊าซเรือนกระจก ตั้งแต่ขั้นตอนการได้น้ำซึ่งวัตถุดิบ การขนส่ง การผลิต จนถึง ณ คลังสินค้า การกำหนดเป้าหมายและขอบเขตของการศึกษา

เพื่อศึกษาผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้นตลอดวัฏจักรชีวิตและประเมินการบอนฟูตพรีนท์ของการผลิตน้ำตาลทรายแดง โดยการคำนวณด้วยโปรแกรมสำเร็จรูป SimaPro Version 7.2 ตั้งแต่การได้น้ำวัตถุดิบ การใช้งานพร้อมทั้งหาแนวทางในการลดผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมที่เกิดขึ้น

การจัดทำบัญชีรายการด้านสิ่งแวดล้อม

การจัดทำบัญชีรายการ คือขั้นตอนการเก็บรวบรวมข้อมูลทั้งหมดที่สำคัญ และจำเป็นต้องใช้สำหรับการคำนวณค่าผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม โดยเป็นข้อมูลปริมาณของสารที่เข้าและออกจากระบบของการผลิตน้ำตาลทรายแดง ซึ่งได้แก่

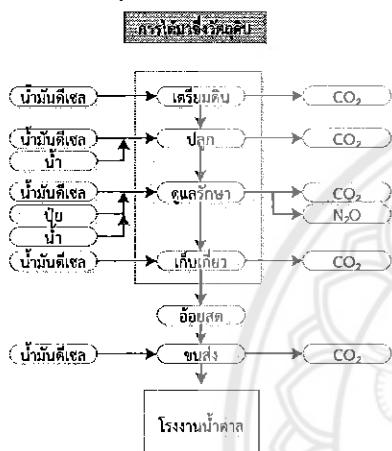
- ปริมาณการใช้พลังงานไฟฟ้าและเชื้อเพลิง เช่น น้ำมัน เป็นต้น
- ปริมาณวัตถุดิบ วัสดุ และทรัพยากรต่างๆ
- ปริมาณการใช้สารเคมี
- ปริมาณของเสียประเภทต่างๆ ที่เกิดขึ้น
- ฯลฯ

หน่วยการทำงาน (Functional Unit)



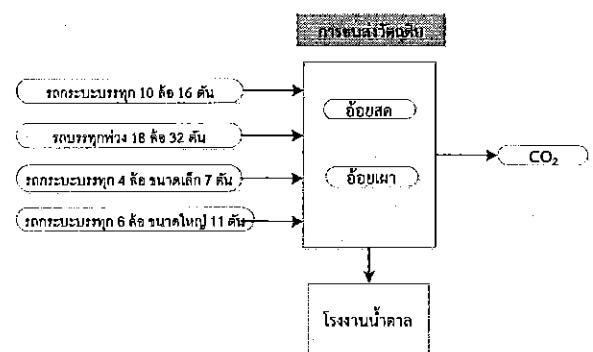
การกำหนดหน่วยผลิตกําลังที่ให้กำหนดตาม
บรรจุภัณฑ์ที่จำหน่าย โดยผลิตกําลังที่เป็นน้ำหนัก (สุทธิ)
กระบวนการได้นำซึ่งวัตถุดิบ

ข้อเบตของ การได้นำซึ่งวัตถุดิบ คือการได้นำ
ซึ่งอ้อย คลอบสูนตั้งแต่กระบวนการเตรียมดิน
กระบวนการปลูก กระบวนการดูแลรักษาและ
กระบวนการการเก็บเกี่ยวผลผลิต ซึ่งมีการใช้น้ำมัน
เชื้อเพลิง ปุ๋ย และน้ำ ในกระบวนการต่างๆ ดังภาพที่ 1



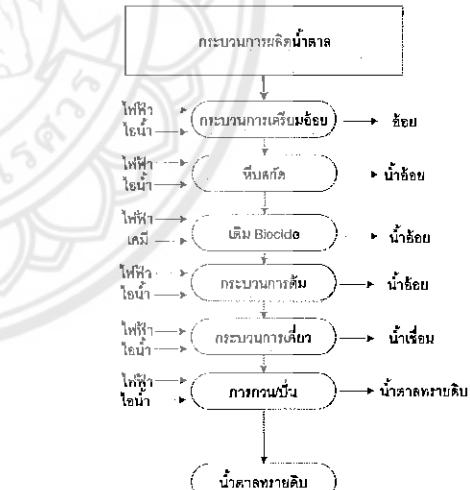
ภาพที่ 1 แผนผังกระบวนการ การได้นำซึ่งวัตถุดิบ
กระบวนการขนส่งวัตถุดิบ

การขนส่งอ้อยเข้าสู่โรงงานเป็นการขนส่งทาง
รถยกโดยใช้รถบรรทุกที่แตกต่างกันไปตามระยะทางที่
ใช้ในการขนส่ง ดังจะพบว่าการขนส่งด้วยรถบรรบาก
บรรทุก 4 ล้อ รถบรรทุก 6 ล้อ จะมีระยะทางขนส่งที่ใกล้
บริเวณของโรงงาน และรถบรรบากบรรทุก 10 ล้อ และ
รถบรรทุกพ่วง 18 ล้อ จะมีระยะทางที่ไกลออกไปจาก
โรงงาน ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับปริมาณของอ้อยที่บรรทุกมาส่ง
โรงงานน้ำตาล ดังภาพที่ 2



ภาพที่ 2 แผนผังการขนส่งวัตถุดิบ
กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ

กระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบของโรงงาน
น้ำตาลไทยเอกลักษณ์ จังหวัดอุตรดิตถ์ จะมีการใช้ไฟฟ้า
และไอน้ำในกระบวนการต่างๆ ของกระบวนการผลิต
น้ำตาลทรายดิบ ดังภาพที่ 3 ซึ่งพลังงานไฟฟ้า พลังงาน
ความร้อนที่ใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบจะ^{จะ}
ได้นำจากการใช้ก๊าซอ้อยเป็นเชื้อเพลิงในกระบวนการ
ผลิตไฟฟ้าและไอน้ำ ซึ่งไฟฟ้าที่ได้จะนำมาใช้ในทุก
ส่วนของโรงงานที่มีการใช้ไฟฟ้า



ภาพที่ 3 แผนผังกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ
ขั้นตอนการคำนวณคาร์บอนฟุตพรินท์ [4]

การคำนวณการคำนวณฟุตพรินท์ได้จาก
ผลรวมของผลคูณระหว่างข้อมูลกิจกรรม (ปริมาณของ
วัสดุ พลังงาน และของเสีย) กับค่าสัมประสิทธิ์การ
ปลดปล่อยก๊าชเรือนกระจกของ แต่ละกิจกรรม (ค่า^{ค่า}
สัมประสิทธิ์การปลดปล่อยก๊าชเรือนกระจกได้จาก



ตารางที่ 3 ผลรวมของการคำนวณคาร์บอนฟุตพري้้นท์ของผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

ช่วงวัยจัด ชีวิต	การปล่อย GHG ของ การได้มา	การปล่อย GHG ของ การขนส่ง	ผล รวม kgCO ₂ e	สัด ส่วน (%)
และการใช้ พลังงาน	และการใช้ วัตถุดิบ	และการใช้ วัตถุดิบ		
ประโยชน์ ผลิตภัณฑ์	ประโยชน์ ผลิตภัณฑ์	ประโยชน์ ผลิตภัณฑ์		
วัตถุดิบ และ ผลิตภัณฑ์	วัตถุดิบ และ ผลิตภัณฑ์	ผลิตภัณฑ์	0.080	0.157
พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	0.074	0
ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	0	0.075
การได้มาของ วัตถุดิบ	0.019	0.152	0.171	66
การผลิต	0.088	0	0.088	34
การกระจาย สินค้า	0	0	0	0
การใช้งาน	0	0	0	0
การจัดการซาก	0	0	0	0
รวม	0.107	0.152	0.259	100

จากตารางที่ 3 พบว่า การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมดเท่ากับ 0.259 kgCO₂e แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบมีค่า 0.171 kgCO₂e คิดเป็น 66% และในส่วนของกระบวนการผลิตพบว่ามีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกมีค่า 0.088 kgCO₂e คิดเป็น 34% และในส่วนการกระจายสินค้า การใช้งาน การกำจัดซาก ที่มีค่าเท่ากับ 0 kgCO₂e เพราะเป็นการประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์แบบ B2B (Business-to-Business) ซึ่งจะประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์การได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิต เท่านั้น

ตารางที่ 4 ผลรวมของการคำนวณคาร์บอนฟุตพรีนท์ของผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์

ช่วงวัยจัด ชีวิต	การปล่อย การปล่อย	การปล่อย การปล่อย	ผล ผล	สัด สัด
---------------------	----------------------	----------------------	----------	------------

ชีวิต	GHG ของ การได้มา	GHG ของ การขนส่ง	รวม kgCO ₂ e	ส่วน (%)
และการใช้ พลังงาน	และการใช้ วัตถุดิบ	และการใช้ วัตถุดิบ		
ประโยชน์ ผลิตภัณฑ์	ประโยชน์ ผลิตภัณฑ์	ผลิตภัณฑ์	0.080	0.157
วัตถุดิบ และ ผลิตภัณฑ์	วัตถุดิบ และ ผลิตภัณฑ์	ผลิตภัณฑ์	0.074	0
พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	พลังงาน และ (kgCO ₂ e)	0	0.075
ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	ทรัพยากร (kgCO ₂ e)	0	0
การได้มาของ วัตถุดิบ	0.019	0.152	0.171	66
การผลิต	0.088	0	0.088	34
การกระจาย สินค้า	0	0	0	0
การใช้งาน	0	0	0	0
การจัดการซาก	0	0	0	0
รวม	0.107	0.152	0.259	100

จากตารางที่ 4 พบว่า การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ J-spec มีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกทั้งหมดเท่ากับ 0.312 kgCO₂e แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ การปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบมีค่า 0.237 kgCO₂e คิดเป็น 76% และในส่วนของกระบวนการผลิตพบว่ามีการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกมีค่า 0.075 kgCO₂e คิดเป็น 24% และในส่วนการกระจายสินค้า การใช้งาน การกำจัดซาก ที่มีค่าเท่ากับ 0 kgCO₂e เพราะเป็นการประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์แบบ B2B (Business-to-Business) ซึ่งจะประเมินคาร์บอนฟุตพรีนท์การได้มาซึ่งวัตถุดิบ การผลิต เท่านั้น

4.บทสรุป

ผลการประเมินการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจกของกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ Hi-pol ของบริษัทน้ำตาลไทยเอกลักษณ์ มีค่าตี่ 1001-2000 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 98.50-99.50 °z พบว่าปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยออกมานะเท่ากับ 0.259 kgCO₂e/kg แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ ในขั้นตอนการได้มาซึ่งวัตถุดิบเท่ากับ 0.171 kgCO₂e คิดเป็น 66%



และส่วนของกระบวนการผลิตเท่ากับ $0.088 \text{ kgCO}_2\text{e}$ กิต เป็น 34% การผลิตผลิตภัณฑ์น้ำตาลทรายดิบ J-spec นิคตี 2001-3800 ICUMSA ค่าความหวานน้ำตาล 97.30-98.0 % มีปริมาณก๊าซเรือนกระจกที่ปลดปล่อยทั้งหมดเท่ากับ $0.312 \text{ kgCO}_2\text{e}$ แยกได้เป็น 2 กระบวนการคือ ในขั้นตอนการได้น้ำเชื่งวัตถุดินเท่ากับ $0.237 \text{ kgCO}_2\text{e}$ กิต เป็น 76% และในส่วนของการผลิตเท่ากับ $0.075 \text{ kgCO}_2\text{e}$ กิต เป็น 24% จากการวิเคราะห์ค่าผลกระบวนการทางด้านสิ่งแวดล้อมนั้นพบว่าผลกระบวนการที่เกิดมากขึ้นมากที่สุด ก็คือ กระบวนการได้น้ำเชื่งวัตถุดินกระบวนการขนส่งวัตถุดินจากไร่อง稼 โรงงาน และกระบวนการผลิตน้ำตาลทรายดิบ ตามลำดับ เนื่องจากกระบวนการได้น้ำเชื่งวัตถุดินที่มีผลกระทบมากจากการเพาอ้อยจากการใช้คนงานตัดอ้อย เป็นเพราะการใช้เครื่องจักรในการตัดอ้อยยังไม่เพียงพอ เพื่อในอนาคตคาดการณ์ว่าจะมีการใช้เครื่องจักร 100% จึงจะทำให้ผลกระทบของการได้น้ำเชื่งวัตถุดินลดลงตามไปด้วย

5.เอกสารอ้างอิง

- 1.สำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย. (2555) รายงานสรุปผลการประชุมคณะกรรมการต้องค์การน้ำตาลระหว่างประเทศ ครั้งที่ 41 – 42.
- 2.ดร.พงษ์วิภา หล่อสมบูรณ์ คณะเกษตร. (2554). คู่มือแนวทางการประเมินการรับอนุญาตพืชพืชที่ผลิตภัณฑ์, 3, 2554.
- 3.กลากการรับอนุญาตผลิตภัณฑ์ขององค์กร. (2557). รายชื่อบริษัทและผลิตภัณฑ์ที่ได้รับการอนุมัติให้ใช้เครื่องหมายการรับอนุญาตพืชพืชที่ผลิตภัณฑ์ จาก <http://thaicarbonlabel.tgo.or.th/carbonfootprint/>
- 4.องค์การบริหารจัดการก้าวเรือนกระจก. (2554). รายละเอียดการวิเคราะห์ประเมินการรับอนุญาตพืชพืชที่ขั้นตอนการคำนวณการรับอนุญาตพืชพืชที่ผลิตภัณฑ์

5.องค์การบริหารจัดการก้าวเรือนกระจก. (2554). รายละเอียดการวิเคราะห์ประเมินการรับอนุญาตพืชพืชที่ขั้นตอนการคำนวณการรับอนุญาตพืชพืชที่การบนส่วน 6.Yuttitham, M., H.Gheewala, Shabbir., Chidthaisong, A. (2011). Carbon footprint of sugar produced from sugarcane in eastern Thailand. *Journal of Cleaner Production* 19 2119-2127

7.กลุ่มวิชาการและสารสนเทศอุตสาหกรรมอ้อยและน้ำตาลทราย. (2556). สำนักนโยบายอุตสาหกรรมอ้อยและน้ำตาลทรายสำนักงานคณะกรรมการอ้อยและน้ำตาลทราย.รายงานพื้นที่การปลูกอ้อยปีการผลิต 2554/55 - 2555/56..

6.กิจกรรมประจำ

ขอขอบคุณ ศูนย์วิจัยและจัดการทางด้านพลังงาน ภาควิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร ที่สนับสนุนงบประมาณวิจัยในครั้งนี้ คุณพรศักดิ์ ตันติพูลผล ประธานฝ่ายวิชาการสมาคมชาวไร่อ้อยเขต 6 กำแพงเพชร ที่สนับสนุนข้อมูลการปลูกอ้อย และศูนย์วิจัยและจัดการทางด้านพลังงาน คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร ที่ช่วยให้การวิจัยในครั้งนี้สำเร็จไปด้วยดี