



การศึกษาผลกระทบต่างๆที่มีต่อปริมาณแก๊ซชีวมวลจากการหมักบานานาเคลื่อนย้ายไปยังดิน

Study of Influences on the Amount of Biomass Gas from Banana Peel Fermentation

นายวันพร ขำทุ่ง

นายสุรักษ์ มีสิงห์

นายกิตติพงษ์ เกิดอิม

ห้องสมุดคณะวิศวกรรมศาสตร์
วันที่รับ..... 20.๘.๒๕๕๖
เลขทะเบียน..... 15503991
เลขเรียกหนังสือ..... ผู้.....
มหาวิทยาลัยนเรศวร 2434 ๗ 2553

ปริญญาในพนธน์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต
สาขาวิชวกรรมเครื่องกล ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล

คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร

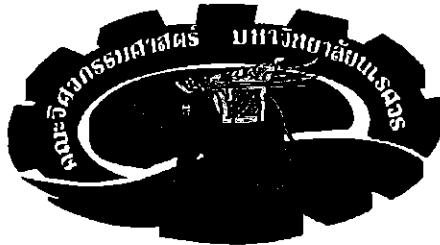
ปีการศึกษา 2553

15503991

ผู้.....

2434 ๗

2 ๑๕๓



ใบรับรองโครงการนวัตกรรม

หัวข้อ โครงการนวัตกรรมเครื่องกล : การศึกษาผลกระทบต่างๆที่มีต่อปริมาณก้าชชีวนวลดจากการ
หมักเปลือกกล้วย

ผู้ดำเนินงาน	: นายวันพร จำทุ่ง รหัสนิสิต 50362269
	- นายสุรักษ์ มีสิงห์ รหัสนิสิต 50362795
	นายกิตติพงษ์ เกิดยิ่ม รหัสนิสิต 50363983

ที่ปรึกษาโครงการ	: ผศ.ดร. กุลยา กนกจารุวิจตร
สาขาวิชา	: วิศวกรรมเครื่องกล
ภาควิชา	: วิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร

คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร อนุมัติให้โครงการนวัตกรรมเครื่องกลฉบับนี้เป็น
ส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตร วิศวกรรมศาสตร์บัณฑิต สาขาวิศวกรรมเครื่องกล
คณะกรรมการสอบโครงการนวัตกรรมเครื่องกล

..... ประธานกรรมการ
(ผศ.ดร. กุลยา กนกจารุวิจตร)

..... กรรมการ
(ดร.ภาณุ พุทธวงศ์)

..... กรรมการ
(อาจารย์คณฑ์วัฒนา แคนดา)

หัวข้อโครงการวิศวกรรมเครื่องกล : การศึกษาผลกระบวนการค่างๆที่มีต่อปริมาณก้าชชีวนมวลจากการ
หมักเปลือกกล้วย

ผู้ดำเนินงาน	: นายวันพร ทำทุ่ง รหัสนิสิต 50362269
	นายสุรักษ์ มีสิงห์ รหัสนิสิต 50362795
	นายกิตติพงษ์ เกิดยืน รหัสนิสิต 50363983

ที่ปรึกษาโครงการ	: ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ฤทธิยา กนกกาญาวิจิตร
สาขาวิชา	: วิศวกรรมเครื่องกล
ปีการศึกษา	: 2553

บทคัดย่อ

รายงานนี้มีวัตถุประสงค์ทำเพื่อผลิตก้าชชีวนมวลจากการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้า ซึ่งเป็นของเหลือจากโรงงานผลิตกล้วยตากที่จัดว่าเป็นแหล่งอุตสาหกรรมที่สำคัญของจังหวัดพิษณุโลก โดยเริ่มจากการเตรียมหัวเชื้อ (Inoculum) ผสมมูลวัวกับน้ำที่อัตราส่วนต่างๆ ได้แก่ 80:20, 30:70, 40:60, 50:50, 40:60, 70:30, 80:20 ในขวดขนาด 1.5 ลิตร พนว่าที่อัตราส่วน 40:60, 50:50, 60:40, 70:30 ให้ความดันที่สูง ดังนั้นจึงเลือกใช้ 4 อัตราส่วนนี้ในการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าทึ่งเปลือกกล้วยน้ำว้าสดและเปลือกกล้วยน้ำว้าแห้งที่ทำการตากแดดเป็นเวลา 2 วัน ระหว่างการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้านั้น ได้ทำการบันทึกค่าของความดันและปริมาณก้าชนีเทน พนว่าที่อัตราส่วนของมูลวัวต่อน้ำที่ 40:60 ให้ปริมาณก้าชสูงสุด และในการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าสดนั้น ได้ปริมาณก้าชชีวนมวลก่อนข้างสูงแต่จะมีก้าชคาร์บอนไดออกไซด์ที่สูงตามไปด้วยจึงส่งผลให้ได้ปริมาณก้าชนีเทนต่ำ และได้ประสิทธิภาพของก้าชชีวนมวลไม่ดีเท่าที่ควร แต่ในขณะที่เปลือกกล้วยน้ำว้าแห้ง ได้ปริมาณก้าชชีวนมวลต่ำกว่าปริมาณก้าชชีวนมวลของเปลือกกล้วยน้ำว้าสดเล็กน้อยแต่มีปริมาณก้าชคาร์บอนไดออกไซด์ต่ำกว่ามากจึงส่งผลให้นี้ ปริมาณก้าชนีเทนสูงและมีประสิทธิภาพของก้าชชีวนมวลสูงกว่าเปลือกกล้วยน้ำว้าสด

Project Title : Study of Influences on the Amount of Biomass Gas from Banana Peel

Fermentation.

Name : Mr. Wanporn Khamthung Student ID. 50362269

Mr. Surak Meeshing Student ID. 50362795

Mr. Kittipong Kedyim Student ID. 50363983

Project Advise : Asst. Prof. Dr. Koonlaya Kanokjaruvijit

Department : Mechanical Engineering

Academic Year : 2010

Abstract

This project aims to produce biomass gas from fermentation of banana peels, which are waste from sundried banana industry in Phitsanulok. Firstly, inoculums, which functions as catalyst in the fermenting process, is prepared by mixing cattle dung and water with various weight ratios (kg dung:kg water), which are 80:20, 70:30, 40:60, 50:50, 40:60, 30:70 and 20:80 in 1.5 liter bottles connected with pressure gage, and data of pressure of the total gas are collected each day in order to find out which bottles the high activity of anaerobic bacteria takes place. The ratios of 40:60, 50:50, 40:60 and 70:30 give better trend. Then, banana peels are prepared for fresh and 2-day sundried feeds by chopping them into small pieces and mixing them with the selected ratio inoculum. The results show that the inoculum of the ratio 40:60 leads to the highest biomass gas production. Nevertheless, at the beginning large amount of CO₂ is also produced and accumulates; therefore, we purge the gas every day, and the data of daily amount of biogas are obtained. In the case of fresh peels, despite the high production of biomass gas, the methane content is low due to high content of CO₂. On the other hand, the sundried peels produce higher methane content because moisture content is low, thus, culture medium for bacteria is higher than the fresh peel.

กิตติกรรมประกาศ

คณะกรรมการของบพระคุณภัณฑ์และหน่วยงานที่เกี่ยวข้องที่ได้ให้ความอนุเคราะห์และให้คำปรึกษาเกี่ยวกับโครงการนี้ จนประสบความสำเร็จลุล่วงไปได้ด้วยดี ได้แก่

- | | | |
|--|---------------|-------------------------|
| 1. ผศ.ดร.กุลยา | กนกกาธุวิจิตร | อาจารย์ที่ปรึกษาโครงการ |
| 2. ดร.ภาณุ | พุทธวงศ์ | กรรมการสอนโครงการ |
| 3. อาจารย์ศิริรักษ์กัณฑ์ | แคนดา | กรรมการสอนโครงการ |
| 4. อาจารย์ทุกท่านที่ได้ให้ความรู้ตลอดจนคำแนะนำ | | |
| 5. สมาชิกในกลุ่มและเพื่อนทุกๆคน | | |

สุดท้ายนี้กลุ่มของข้าพเจ้าขอกราบขอบพระคุณบิชา นารดา ที่เคยสนับสนุน และคือเป็นกำลังใจมาโดยตลอด รวมทั้งผู้มีพระคุณทุกๆท่านที่มิได้กล่าวมาไว้ ณ ที่นี่ ที่ให้การสนับสนุนและเป็นกำลังใจให้เสมอมา



วันพร	ขำทุ่ง
สุรักษ์	มีสิงห์
กิตติพงษ์	เกิดปิ่ม

สารบัญ

	หน้า
ใบรับรองโครงการ	ก
บทคัดย่อ	ข
Abstract	ค
กิตติกรรมประกาศ	ง
สารบัญ	จ
สารบัญตาราง	ฉ
สารบัญรูปภาพ	ช
คำดับสัญลักษณ์	ชช
บทที่ 1 บทนำ	
1.1 หลักการและเหตุผล	1
1.2 วัตถุประสงค์	1
1.3 ขอบเขตโครงการ	1
1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ	2
1.5 ระยะเวลาและแผนการดำเนินงาน	2
1.6 งบประมาณที่ใช้	3
บทที่ 2 การทบทวนวรรณกรรมและทฤษฎีที่เกี่ยวข้อง	
2.1 ทบทวนวรรณกรรม	4
2.2 การนำก้าชชีวนวลดไปใช้	6
2.3 ทฤษฎีของกระบวนการเกิดก้าชมีเทน	8
2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อกระบวนการเกิดก้าชมีเทน	12

สารบัญ (ต่อ)

หน้า

บทที่ 3 ขั้นตอนการดำเนินงาน

3.1 การออกแบบถังหมักกี๊ชชีวนวลด	16
3.2 ขั้นตอนการดำเนินงาน	21

บทที่ 4 ผลการทดลอง

4.1 ความชื้นของเปลือกกล้วยนำร่อง	24
4.2 การหมักหัวเชื้อ (Inoculum)	25
4.3 การหมักเปลือกกล้วยสด	26
4.4 การหมักเปลือกกล้วยแห้ง	28
4.5 แสดงการเปรียบเทียบประสิทธิภาพของกี๊ชชีวนวลด	31

บทที่ 5 สรุปผลและข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผลการทดลอง	32
5.2 ข้อเสนอแนะสำหรับการทดลอง	33

บรรณานุกรม

34

ภาคผนวก

ภาคผนวก ก. ลักษณะถังที่ใช้ในการหมัก	36
ภาคผนวก ข. ตารางคุณสมบัติ	38
ภาคผนวก ค. อื่นๆ	40

ประวัติผู้ทำโครงการ

54

สารบัญตาราง

หน้า

ตารางที่ 2.1 องค์ประกอบของก้าชชีวมวล	13
ตารางที่ 2.2 คุณลักษณะของเปลือกกล้วย	14
ตารางที่ 2.3 คุณลักษณะของเปลือกกล้วยที่ทำการหมักเปลือกกล้วยเป็นเวลา 25 วันและ 40 วัน	15
ตารางที่ 3.1 อัตราส่วนของหัวเชื้อ (Inoculum)	23
ตารางที่ 4.1 แสดงค่าความชันของเปลือกกล้วยน้ำว้าที่ตากแดดเป็นเวลา 2 วัน	24



สารบัญรูปภาพ

	หน้า
รูปที่ 2.1 กระบวนการเกิดก้าชมีเทน	8
รูปที่ 2.2 การย่อยสลายสารอินทรีย์	9
รูปที่ 2.3 ขั้นตอนการสร้างกรด	10
รูปที่ 3.1 ชุดถังหมักที่ใช้ในการทดลอง	21
รูปที่ 3.2 ขั้นตอนการทดลองของการหมักเปลี่ยนกลิ่นของก้าชชีวนมวล	22
รูปที่ 4.1 การเปลี่ยนแปลงความคันของหัวเชื้อ	25
รูปที่ 4.2 แสดงค่าความคันที่เกิดจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าสด	26
รูปที่ 4.3 ปริมาณก้าชชีวนมวลที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าสด	27
รูปที่ 4.4 ปริมาณก้าชมีเทนที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าสด	28
รูปที่ 4.5 แสดงค่าความคันที่เกิดจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าสด	29
รูปที่ 4.6 ปริมาณก้าชชีวนมวลที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าแห้ง	29
รูปที่ 4.7 ปริมาณก้าชมีเทนที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยนกลิ่นน้ำว้าแห้ง	30
รูปที่ 4.8 แสดงการเกิดก้าชมีเทนของเปลี่ยนกลิ่นตากแห้งและเปลี่ยนกลิ่นสด	31

ลำดับสัญลักษณ์

สัญลักษณ์

ความหมาย

หน่วย

P

ความดัน

kPa

P_T

ความดันโดยรวมของก๊าซ

kPa

P_a , P_b , P_n

ความดันของก๊าซชีวนิวคลีต่อชนิด

kPa

V

ปริมาตรก๊าซ

m^3

M

มวลของก๊าซ

Kg

R_0

ค่าคงที่ของก๊าซ = 8.315

kJ/kmol-K

T

อุณหภูมิของก๊าซ

K

σ

ค่าความเค้น

MPa

t

ความหนา

m

r

รัศมี

m

ρ

ความหนาแน่นของก๊าซ

kg/m³

บทที่ 1

บทนำ

1.1 หลักการและเหตุผล

ในจังหวัดพิษณุโลกมีพื้นที่เกษตรกรรมและมีการปลูกกล้าวน้ำวัวจำนวนมาก เป็นผลให้มีโรงงานอุตสาหกรรมการแปรรูปกล้าวน้ำวัวมากหลายแห่ง ไม่ว่าที่ไหนก็ต้องมีการแปรรูปที่ก่อให้เกิดเป็นปัญหาด้านบะหมี่กุ้งของพื้นที่ จากการศึกษาองค์ประกอบของเปลือกกล้าวน้ำวัวนั้นพบว่าในเปลือกกล้าวน้ำวัวจะมีสารอินทรีย์และน้ำตาลต่างๆ อาทิ ชนิดโคลบในเปลือกกล้าวน้ำวัวที่ถึงหมักหม่นนั้นจะทำให้เกิดก๊าซมีเทน (CH_4) ซึ่งเป็นองค์ประกอบของก๊าซชีวนะ ดังนั้นจึงได้มีการนำเปลือกกล้าวน้ำวัวมาทำการหมักให้เกิดก๊าซชีวนะเพื่อนำมาใช้ประโยชน์เป็นแหล่งพลังงานทดแทนในโรงงานอุตสาหกรรมแปรรูปกล้าวน้ำวัว ซึ่งจะช่วยลดค่าใช้จ่ายในด้านพลังงานของโรงงานอีกด้วย

จากการศึกษาที่ผ่านมาพบว่าก๊าซชีวนะนั้นที่ได้จากการหมักเปลือกกล้าวน้ำวัวจะมีองค์ประกอบส่วนใหญ่เป็นก๊าซมีเทน (CH_4) ประมาณ 50-70% และก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) ประมาณ 30-40% ส่วนที่เหลือเป็นก๊าซชนิดอื่น ๆ เช่น ก๊าซไฮโดรเจน (H_2) ก๊าซออกซิเจน (O_2) ก๊าซไฮdroเจนซัลไฟด์ (H_2S) ก๊าซไนโตรเจน (N_2) และไอน้ำ

1.2 วัตถุประสงค์

1.2.1 เพื่อศึกษาปริมาณหัวเชื้อ (*Inoculum*) ที่เหมาะสม ในการหมักเปลือกกล้าวน้ำวัว

1.2.2 เพื่อศึกษาประสิทธิภาพการเกิดก๊าซชีวนะจากการหมักเปลือกกล้าวน้ำวัวและเปลือกกล้าวน้ำวัวแห้ง

1.3 ขอบเขตโครงการ

1.3.1 ศึกษาหัวเชื้อ (*Inoculum*) จากน้ำวัว

1.3.2 ศึกษาและวิเคราะห์หาอัตราส่วนที่เหมาะสมของหัวเชื้อ (*Inoculum*) กับเปลือกกล้าวน้ำวัว (w/w)

1.3.3 ทำการทดสอบการเกิดก้าชชีวนวลดีสภาวะอุณหภูมิห้อง

1.3.4 ศึกษาผลกระทบต่างๆที่มีผลต่อปริมาณการเกิดก้าชมีเทน เช่น

- ชนิดของหัวเชื้อ (Inoculum) จากมูลวัว
- อัตราส่วนของมูลวัวและน้ำ (Inoculum)
- อัตราส่วนระหว่างเปลือกกลีบลำน้ำร้าและหัวเชื้อ

1.4 ผลที่คาดว่าจะได้รับ

1.4.1 ทราบชนิดหัวเชื้อและอัตราส่วนระหว่างมูลวัวและน้ำที่คือที่สุดจากการทดลอง ในการหมักเปลือกกลีบลำน้ำร้า

1.4.2 วิเคราะห์หาปริมาณก้าชมีเทนที่เกิดขึ้น โดยเปรียบเทียบกับอัตราส่วนของหัวเชื้อที่ทำ การหมัก (Total solid)

1.5 ระยะเวลาการดำเนินการ

กิจกรรม	2553							2554		
	เดือน	ม.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.	ม.ค.	ก.พ.
1. ศึกษาข้อมูล		↔	↔							
2. เสนอโครงการ		↔	↔							
3. ออกแบบดัง หมักก้าชชีวนวลด			↔	↔						
4. ดำเนินการสร้าง ถังหมักก้าชชีวนวลด				↔	↔					
5. เก็บข้อมูล						↔	↔			
6. สรุป								↔	↔	

1.6 งบประมาณ

1. ท่อ PVC 3 ทาง	78 บาท
2. วาล์ว PVC	840 บาท
3. ท่อ PVC	200 บาท
4. ฝาครอบเกลียวใน	70 บาท
5. ข้องอและข้อต่อเกลียวบนอก	108 บาท
6. กาวทาฟอยและซิลิโคน	400 บาท
7. พลั่วพรวนดิน	25 บาท
8. ถุงมือและผ้าปีบชุดนุก	100 บาท
9. กระดาษทราย	8 บาท
รวม	1829.- บาท

หมายเหตุ อุปกรณ์อื่นๆ มีอยู่แล้ว



บทที่ 2

การทบทวนวรรณกรรมและทฤษฎีเกี่ยวกับข้อ

2.1 ทบทวนวรรณกรรม (Literature Review)

Kalia และคณะ (1995) ได้อธิบายการหมักกลัวด้วย 2 วิธี ที่อุณหภูมิสูงและอุณหภูมิปานกลาง เพื่อทำการเปรียบเทียบการหมักแบบไม่ใช้ออกซิเจน โดยมีหัวเชื้อมูลวัว (Inoculum) เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาโดยทำการแบ่งกระบวนการเป็น 3 กระบวนการค้างนี้

1. Bacterial cultures เป็นขั้นตอนการผลิตหัวเชื้อ ซึ่งทำการหมักมูลวัว เพื่อให้เกิดปฏิกิริหาระหว่างน้ำกับมูลวัว โดยอาศัยแบคทีเรีย Acidogen Bacteria ช่วยผลิตกรดอินทรีฟ์จ้าพาก Volatile Acid ซึ่งเรียกว่าปฏิกิริยานี้ว่าการเกิดกรด

2. ทำการหมักเปลือกกลัวที่ตากแห้งแล้วก้นน้ำในภาชนะ 250 ml โดยจะทำการใส่เปลือกกลัวเป็น 2% , 4% , 8% และ 16% w/w ของมวลที่บรรจุ จากนั้นนำ Inoculum มาใส่ในปริมาณ 30 ml ในแต่ละภาชนะนั้นสังเกตปฏิกิริยาการข้อของกระบวนการข้อแบบไม่ใช้ออกซิเจน (anaerobic)

3. Methanoensis เป็นขั้นตอนที่แบคทีเรียสร้างกําชีวนีทานกํา (Methanogen) กล่าวคือเป็นขั้นตอนการเปลี่ยนการคออะซิติกและกําชีโตรเจนไปเป็นกําชีวนีทานกําได้สภาวะอุณหภูมิสูงและอุณหภูมิปานกลาง

Boyd และคณะ (1981) ได้ทำการหมักเปลือกผลไม้สองชนิดคือ เปลือกกลัวข้อมและเปลือกสันปะรด แล้วนำผลที่ได้จากการหมักมาเปรียบเทียบเพื่อหา กําชีวนิกภาพ โดยวิธีการหมักนั้นขั้นแรกนำเปลือกกลัวข้อมและเปลือกสันปะรดในปริมาณที่เท่ากันไปหั่นเป็นชิ้นๆประมาณ 5-10 mm แล้วใส่ไปในถังหมักเป็นปริมาณ 10% ของถัง จากนั้นได้ทำหัวเชื้อการหมักโดยการนำมูลวัวสดผสมกันน้ำใส่ในภาชนะแล้วหมักไว้เพื่อให้ได้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาการข้อสลาย จากนั้นจึงนำหัวเชื้อมาใส่ในถังหมักให้ได้ปริมาณ 40% ของถังหมัก และทำการหมักเป็นเวลา 40 วันในการทดลองนี้ได้มีการทดสอบกําชีวนิกภาพที่ได้โดยการปล่อยกําชีวนิกจากถังหมักแล้วทำการจุลทรรศน์เพื่อทดสอบกําชีวนิก

นวลด้ที่ได้โดยควบคุมห่อส่งจ่ายของก้าชให้มีเส้นผ่านศูนย์กลางและอัตราการไหลที่เท่ากัน จากนั้นได้ทำการศึกษาดึงปฏิกริยาที่เกิดขึ้นในกระบวนการหมักซึ่งทำให้เห็นถึงสองกระบวนการที่เกิดขึ้นคือ กระบวนการย่อยสลายสารอินทรีย์และกระบวนการที่แบคทีเรียผลิตก้าชชีวมวล เมื่อนำมาเปรียบเทียบก็พบว่า การหมักทั้งสองชนิดให้ปริมาณก้าชชีวมวลในปริมาณที่ใกล้เคียงกัน โดยกลัวขึ้นนี้มีค่ามากกว่าประมาณ 5%

Chanakya และคณะ (1994) ศึกษาการหมักใบไม้แห้งและใบไม้สดแบบ 2 ขั้นตอน โดยใช้ถัง 2 ถัง ได้แก่ ถังที่ผลิตครดที่มีสารตั้งต้นร้อยละ 22 และถังผลิตก้าชชีวภาพแบบ packed – bed ได้ก้าชชีวภาพที่มีก้าชมีเทนเป็นองค์ประกอบร้อยละ 70 มีปริมาตรก้าชชีวภาพ 190 l/kg dry solid ประสิทธิภาพการนำบัดของแข็งร้อยละ 42 และ 45 สำหรับใบไม้สดและใบไม้แห้ง ตามลำดับ พบว่าปริมาณครดในมันจะเปลี่ยนแปลงตามอัตราการป้อนสารอินทรีย์และเวลาการเก็บกาก ที่สำคัญการทดลองแบบไร้อากาศ 2 ขั้นตอน มีการคูณค่าอนข้างบุ่งหาก ไม่เหมาะสมกับการใช้ของเกษตรกร

Radvan และคณะ (1997) ศึกษาสภาพที่เหมาะสมที่สุดโดยใช้ข้าวฟ่าง พบร่วมกับการเติมหัวเชื้อจากมูลวัวเป็นจำนวนมากพบว่า จะทำให้มีปริมาณแบคทีเรียมากเป็นผลทำให้เกิดก้าชมีเทนเร็วขึ้น แต่ถ้ามีการเติมนากจนเกินไปจะทำให้เกิดการไม่สมดุลระหว่างจำนวนแบคทีเรียทำให้ค่า pH ต่ำลงมากถึงความเป็นกรดสูง จึงแก้ไขด้วยการให้การเติมแคลเซียมคาร์บอเนต (CaCO_3) เป็นการช่วยเพิ่มค่าอัลคาไลนิต แต่ถ้าหากเติมมากเกินไปจะทำให้เกิดปฏิกริยาน้อยลงทำให้ค่า pH ลดลงเสียที่มีเส้นไขถ่านนำไปทำให้พองตัวของโนเลกุลก่อนจะช่วยให้แบคทีเรียย่อยสลายได้เร็วขึ้น สภาวะที่คือที่สุดในการผลิตก้าชมีเทนจากข้าวฟ่างคือ มีของแข็งร้อยละ 21 อุณหภูมิ 37 องศาเซลเซียส ใช้หัวเชื้อจากมูลวัวร้อยละ 11 และใช้แคลเซียมคาร์บอเนตร้อยละ 2

สมใจ ภัสดาทบางกอก (1984) ได้ทำการวิจัยหาสภาพพร่องใช้ทางชีวภาพของเชื้อจุลินทรีย์ โดยได้อธิบายว่ากลไกของการขบถลายแบ่งออกเป็น 2 ขั้นตอน คือ ขั้นแรกเป็นการที่ เชื้อจุลินทรีย์ได้นำสารตั้งต้นเข้าสู่เซลล์และขันตอนที่สองคือการเกิดเคมีทางอดิสึมหรือการขบถลาย ในระดับเซลล์โดยสารตั้งต้นนั้นสามารถที่จะเกิดการขบถลายได้อย่างรวดเร็วหากสารตั้งต้นนั้นอยู่ ในสภาพที่สามารถละลายน้ำได้ (Water – Soluble From) อย่างไรก็ตามการขบถลายสารตั้งต้นนั้น มักจะถูกจำกัดด้วยความสามารถในการละลายจากปัจจัยภายนอก เช่น สภาพความอิ่มตัวของสารตั้งต้น หรือการที่ถูกดูดซึบจากภายนอกมากำราทำ

Kalia และคณะ (1975) ได้อธิบายถึงจุด Yield ของการเกิดก๊าซมีเทน (CH_4) ในการหมัก (จุด Yield ของการหมักก๊าซมีเทน คือ กระบวนการที่กรดอะมิโนที่เกิดจากการหมักนั้นเกิดเป็นก๊าซ ชีวมวลซึ่งมีก๊าซมีเทน (CH_4) ประกอบด้วย) จุด Yield ที่เกิดจากการหมักเปลือกกล้วยอยู่ที่ $398 \pm 20 \text{ CH}_4 \text{ kg VS}^{-1}$ โดยได้ทำการทดลองหมักเปลือกกล้วยหอนในปริมาณที่เท่ากันและใช้เวลาในการหมักที่เท่ากันแล้วจึงหาค่าเฉลี่ยในการเกิดก๊าซมีเทน (CH_4)

2.2 การนำก๊าซชีวมวลไปใช้ (Biomass Gas)

2.2.1 ความหมายของก๊าซชีวมวล

จกรพันธ์ บัญจะสุวรรณ (2540) ได้ให้ความหมายของก๊าซชีวมวลดังนี้ ก๊าซชีวมวล (Biogas) หมายถึงก๊าซที่ได้จากการขบถลายสารอินทรีย์จากสิ่งมีชีวิตทั้งที่เป็นทั้งพืชและสัตว์ ในสภาพไร้ออกซิเจน(anaerobic) โดยมีจุลินทรีย์หลาชานิกเป็นตัวขบถลายก๊าซชีวมวลเป็นก๊าซผสมระหว่างก๊าซมีเทน (CH_4) และก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) เป็นส่วนใหญ่ นอกจากนี้อาจมีก๊าซในไตรเจน (N_2) ไฮโดรเจน (H_2) ก๊าซไฮโดรเจนซัลไฟด์ปะปนอยู่เล็กน้อย ก๊าซที่เกิดจากกระบวนการหมักจะมีปริมาณที่แตกต่างกันขึ้นอยู่กับวัตถุคุณที่ใช้และสภาพของกระบวนการ การหมักโดยทั่วไปองค์ประกอบของก๊าซชีวมวลมีดังต่อไปนี้

กําชมีเทนร้อบลະ	50 – 70
กําชการ์บอนไคดออกไซด์ร้อบลະ	30 - 50
กําชไนโตรเจนร้อบลະ	0 - 8
กําชาไอโอดีนซัลไฟด์ร้อบลະ	0 – 1

กําชชีวนวลด้านการณ์ใช้เป็นพลังงานทางเลือกหนึ่งได้ ทั้งนี้กําชชีวนวลด้านการณ์นำไปใช้เป็นแหล่งเชื้อเพลิงในการหุงต้มได้โดยตรงเหมือนกําชาแอลพีจีปราศจากควันและเขม่า

2.1.1 การใช้กําชชีวนวลดเป็นเชื้อเพลิง

กําชชีวนวลดุดุดิดไฟในอากาศ และให้ความร้อนสูง สามารถนำมาใช้เป็นเชื้อเพลิงได้เป็นอย่างดี เช่น นำไปใช้เป็นเชื้อเพลิงกะเบงแสงสว่าง ใช้เป็นเชื้อเพลิงในการหุงต้มแทนกําช LPG ใช้เป็นเชื้อเพลิงสำหรับเครื่องยนต์แก๊สบานบีนเบนซิน และใช้เป็นเชื้อเพลิงร่วมกับน้ำมันในเครื่องยนต์ดีเซล เป็นต้น กําชชีวกาฬไม่สามารถอัดให้มีปริมาณมากพอแก่การใช้เป็นเชื้อเพลิงที่เกิดขึ้นที่ได้ การอัดกําชชีวนวลดันบีนกันก็อ การอัดใส่บางในรถบันตุ่งของ ชัยวิชิต ชัยบ้านเกิด และคณะ (2006) เผยว่าบางในรถบันตุ่งสามารถอัดออกได้มากชนช้ำไปได้อย่างสะดวก แต่ปริมาณที่ขนช้ำได้นั้นบังน้อบไม่พอแก่ความต้องการ ดังนั้นอุปกรณ์ที่ใช้กับกําชชีวนวลด ควรจะอยู่ใกล้กับบ่อน้ำกําชชีวนวลด เพื่อการประยุกต์ท่องทางเดินของกําช และบังเป็นการลดความฝึกของการให้ลงของกําชชีวนวลดอีกด้วยกําชชีวนวลดรวมตัวกับออกซิเจนติดไฟได้

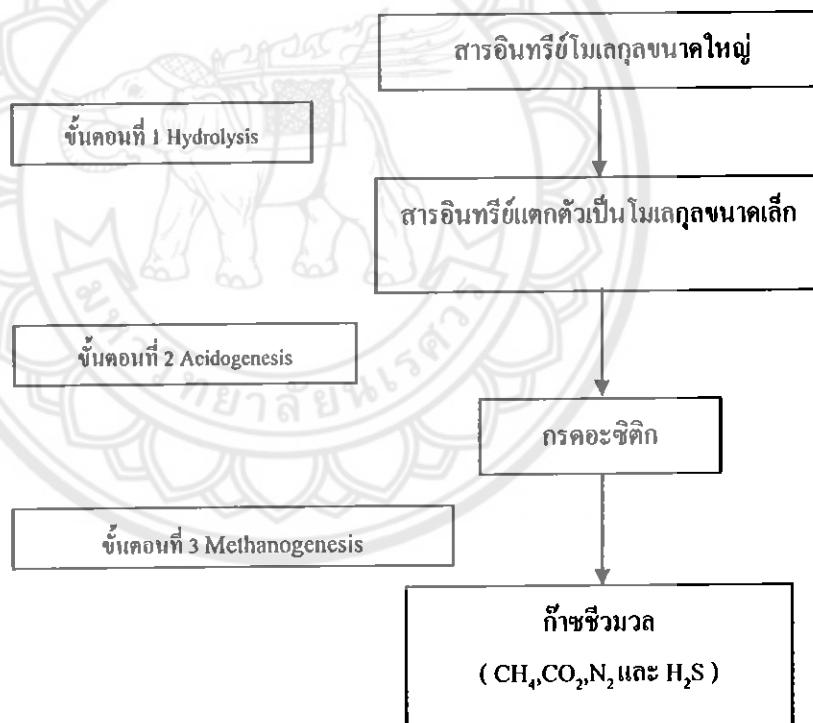
2.1.2 ผลเสียเมื่อปล่อยกําชชีวกาฬทิ้งสู่บรรยากาศ

เนื่องจากกําชชีวนวลดีส่วนประกอบหลักเป็นกําชมีเทนซึ่งเป็นกําชที่ก่อให้เกิดภาวะเรือนกระจกที่ให้ผลลัพธ์แรงกว่ากําชการ์บอนไคดออกไซด์ ประมาณ 25 เท่า ดังนั้น หากปล่อยกําชชีวกาฬทิ้งสู่บรรยากาศจะเป็นการเพิ่มอัตราการเกิดภาวะเรือนกระจกหรือเร่งให้โลก มีอุณหภูมิสูงขึ้น

2.3 ทฤษฎีของกระบวนการเกิดก๊าซมีเทน

กระบวนการเกิดก๊าซมีเทน เกิดขึ้นจากการทำงานร่วมกันของชั้นในกรีบหลายชั้น ในการบ่อขยะสารอินทรีย์ในสภาพไร้ออกซิเจน (Anaerobic) อาจแบ่งขั้นตอนการทำงานตามลำดับของกระบวนการได้เป็น 3 ขั้นตอน ดังแสดงในผังรูปที่ 2.1 ได้แก่

- 1) ไฮdrolysis (Hydrolysis)
- 2) การสร้างกรด (Acidogenesis)
- 3) การสร้างก๊าซมีเทน (Methanogenesis)

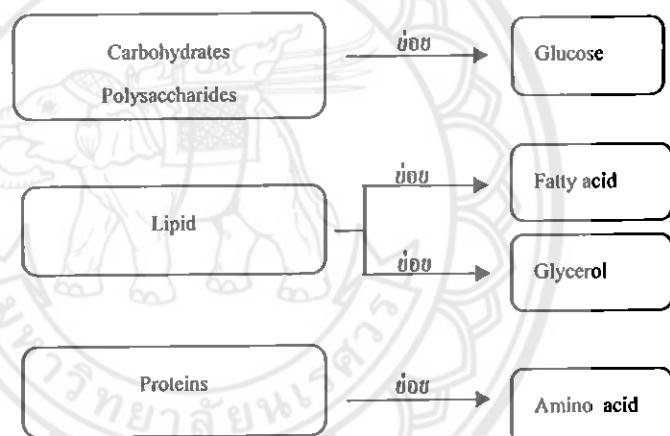


รูปที่ 2.1 กระบวนการเกิดก๊าซมีเทน

โดยในแต่ละขั้นตอนมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

2.3.1 ไฮโดรไลซิส (Hydrolysis)

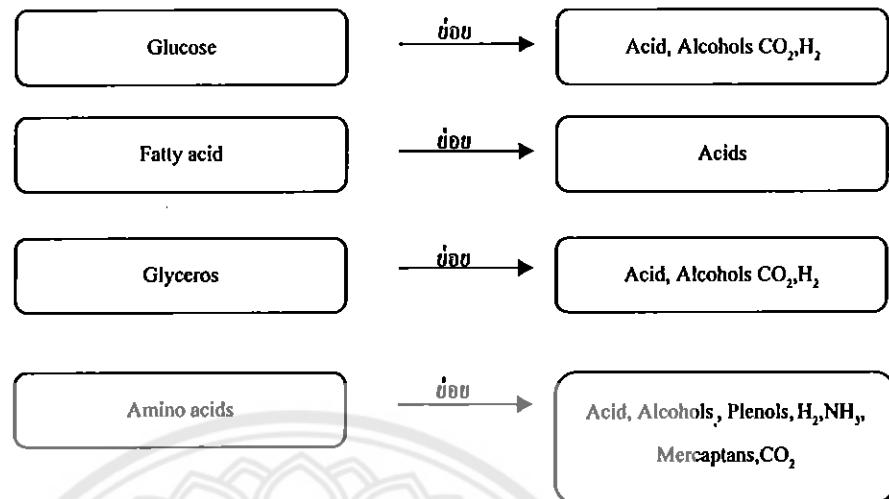
ขั้นตอนนี้สารอินทรีย์ขังอยู่ในรูปโมเลกุลขนาดใหญ่จึงไม่สามารถย่อยสลายได้ทันที จำเป็นที่จะต้องมีการทำให้เกิดการแตกตัวเป็นโมเลกุลขนาดเล็กเสียก่อน โดยอาศัยแบคทีเรียกลุ่มแรกปลดออก่อน ใช้มน้ำช่วยเร่งการแตกตัวของโมเลกุลให้มีขนาดเล็กลง จำนวนมาก การ์โนไไซเดต์ โปรตีนและไขมันจะถูกย่อยแตกตัวเป็นโมเลกุลขนาดเล็กลง และสามารถละลายนำไปได้ เช่น กรดอะมิโน กوليโคส กลีเซอรอล กรดไขมัน โดยอาศัยปฏิกิริยาไฮโดรไลซิส แบคทีเรียกลุ่มนี้จะได้รับสารอาหารบางชนิดจากสารอินทรีย์ผ่านการคัดซึ่งเข้าสู่เซลล์ได้โดยตรง แสดงได้ดังรูปที่ 2.1



รูปที่ 2.2 การย่อยสลายสารอินทรีย์

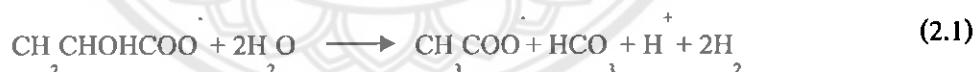
2.3.2 การสร้างกรด (Acidogenesis)

แบคทีเรียกลุ่มจะทำการย่อยสลายโมเลกุลที่แตกตัวแล้วจากขั้นตอนแรกให้เป็นกรดอินทรีย์ (Organic Acid) ซึ่งได้แก่ Acetic Acid, น้ำ (H_2O) และ คาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) เป็นต้น แบคทีเรียกลุ่มนี้เรียกว่า Acid Forming Bacteria เป็นแบคทีเรียที่อยู่ได้ทั้งในสภาพที่มีออกซิเจนหรือไม่มีออกซิเจน ซึ่งแสดงดังรูปที่ 2.2

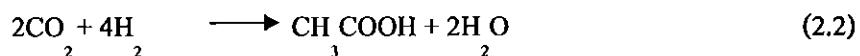


รูปที่ 2.3 ขั้นตอนการสร้างกรด

การย่อยสลายสารอินทรีของจุลินทรีพากสร้างกรดส่วนใหญ่จะได้กรดไพڑวิก (CH_3COCOOH) ก่อนเสมอ หลังจากนั้นกรดไพڑวิกจะถูกย่อยสลายต่อไปเป็น กรดอินทรีไมเลกูล ใหญ่กว่าอะซิติก เช่น กรด โพธิโอนิก ($\text{CH}_3\text{CH}_2\text{COOH}$) บิวทิริก ($\text{CH}_3\text{CH}_2\text{CH}_2\text{COOH}$) เป็นต้น หรืออาจจะได้เป็นกรดอะซิติกมากกว่าได้ กรดอินทรีที่มีไมเลกูลใหญ่กว่า กรดอะซิติกจะถูกย่อยสลาย ด้วยจุลินทรีที่สร้างไฮโดรเจน (Hydrogen Producing Acetogenic Bacteria) ไปเป็นกรดอะซิติก (CH_3COOH) ดังสมการ



การย่อยสลายที่ไม่ผ่านกรดไพڑวิกสามารถเกิดขึ้นได้บ้าง เช่น การรวมตัวของ คาร์บอน ไอกออกไซด์ และไฮโดรเจน ได้จุลินทรี Clostridium Asceticum ได้กรดอะซิติก



ขั้นตอนการย่อยสลายที่ทำให้เกิดกรดนี้ จะมีผลทำให้ค่าซีไอดี (COD = ค่าปริมาณออกซิเจนที่ต้องการเพื่อใช้ในปฏิกริยา) ลดลงอย่างมากถ้าได้ว่าไม่ลดลงเลขถ้าไม่มีการเกิดไฮโดรเจน ซีไอดีที่ลดลงไปนั้นเป็นผลมาจากการสูญเสียประสิทธิภาพของจุลินทรีในระหว่างที่มี

การเปลี่ยนแปลงรูปของสารอินทรีย์ท่านั้น และเมื่อมีการสร้างไออกไซโเครเจนโดยที่อิเล็กตรอนถูกส่งไปให้กับไออกไซโเครเจนไอออน ทำให้ก๊าซชีวิคเป็นการลดอิเล็กตรอนของสารอินทรีย์ทำให้สภาวะออกซิเดชันลดลง จุลินทรีย์ในขั้นตอนนี้ ส่วนใหญ่เป็นจุลินทรีย์ที่ดำรงชีวิตอยู่ได้ทั้งในสภาวะที่มีและไม่มีออกซิเจน (Facultative Anaerobic bacteria) ส่วนจุลินทรีย์ที่ดำรงอยู่ในสภาวะที่ไม่มีออกซิเจนอยู่เดียว (Obligate Anaerobic Bacteria) มีอยู่น้อยมาก

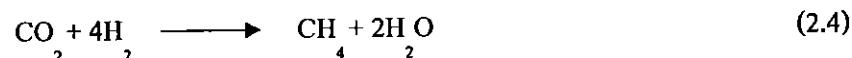
2.3.3 ขั้นตอนการสร้างมีเทน (*Methanogenesis*)

ขั้นตอนนี้จุลินทรีย์พอกสร้างมีเทนจะทำหน้าที่ย่อยสลายผลผลิต จะทำการย่อยสลายสารอินทรีย์ในขั้นตอนสร้างกรด (Non – Methanogenic) ซึ่งได้แก่ กรรมอินทรีย์ การบ่อน้ำออกไซด์ไออกไซโเครเจน และอื่น ๆ โดยนำสารอินทรีย์เหล่านี้ไปเป็นอาหารและแหล่งพลังงาน การย่อยสลายกรดอินทรีย์ในขั้นตอนนี้จะเป็นการลดค่าซีโอดีในน้ำเสีย และเกิดก๊าซมีเทนขึ้น กล่าวคือพลังงานเคมีที่อยู่ในรูปซีโอดีกว่าร้อยละ 90 จะเปลี่ยนไปอยู่ในรูปก๊าซมีเทน ก๊าซมีเทนที่เกิดขึ้นส่วนใหญ่จะมาจากปฏิกิริยาชีวเคมี ของการย่อยสลายกรรมอะซิติก หรือ Acetate Decarboxylation ดังแสดงในสมการที่ 2.3



นอกจากนี้ก๊าซมีเทนยังนาจากปฏิกิริยาชีวเคมี ระหว่างก๊าซไออกไซโเครเจนและก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์

(Carbondioxide Reduction) ดังแสดงในสมการที่ (2.4)



2.3.4 กฎของคาดตัน (*Dalton's Law*)

ความดันของก๊าซชีวนะเท่ากับผลรวมของความดันของก๊าซแต่ละชนิดที่เป็นส่วนประกอบของก๊าซผสมนั้น แสดงดังสมการที่ (2.5)

$$P_T = P_a + P_b + \dots + P_n \quad (2.5)$$

เมื่อ

$$P_t = \text{ความดันโดยรวมของก๊าซชีวนวลด (kPa)}$$

$$P_a + P_b + \dots + P_n = \text{ความดันของก๊าซชีวนวลดแต่ละชนิด (kPa)}$$

จากกฎของดาตันจะแสดงการคำนวณความดันบ่อบแห่งชนิดได้ดังนี้

$$PV = mRT \quad (2.6)$$

โดยที่

$$P = \text{ความดันบ่อบแห่งชนิด (kPa)}$$

$$V = \text{ปริมาตรก๊าซแต่ละชนิด (m}^3\text{)}$$

$$M = \text{มวลของก๊าซแต่ละชนิด (kg)}$$

$$R = (R_u/MW_{\text{gas total}})$$

$$MW_{\text{mix}} = X_{\text{CH}_4} MW_{\text{CH}_4} + X_{\text{CO}_2} MW_{\text{CO}_2} + X_{\text{H}_2\text{S}} MW_{\text{H}_2\text{S}} + X_{\text{N}_2} MW_{\text{N}_2}$$

$$R_u = \text{Universal Gas Constant} = 8.315 \text{ kJ/kmol-K}$$

$$T = \text{อุณหภูมิ (K)}$$

2.3.5 ภาชนะความดันผนังบาง (*Thin – walled Pressure Vessels*)

จากสูตรการหาค่าความคื้นในแนวรัศมีของภาชนะความดันผนังบาง

$$\sigma = Pr/2t \quad (2.7)$$

จากสูตรการหาค่าความคื้นในแนวแกนของภาชนะความดันผนังบาง

$$\sigma = Pr/t \quad (2.8)$$

โดยที่

$$P = \text{ความดันบ่อบแห่งก๊าซแต่ละชนิด (MPa)}$$

$$\sigma = \text{ค่าความคื้นสูงสุดที่ยอมรับได้ (MPa)}$$

$$t = \text{ความหนาของผนังถังความดันน้อยที่สุดที่ยอมรับได้ (m)}$$

$$r = \text{รัศมีภายในถังความดัน (m)}$$

2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อกระบวนการเกิดก๊าซมีเทน

ปัจจัยและสภาวะแวดล้อมที่มีผลต่อการเจริญเติบโต และประสิทธิภาพในการบ่ออย่างสารอินทรีย์ของจุลินทรีย์ได้แก่ อุณหภูมิ pH กรดอินทรีย์ สารอาหารที่จำเป็นและสารพิษ เป็นต้น ดังนั้นในการควบคุมกระบวนการให้สอดคล้อง และเกิดประสิทธิภาพสูงสุดจึงจำเป็นจะต้องควบคุมปัจจัยและสภาวะแวดล้อมให้เหมาะสม

2.4.1 อุณหภูมิ (Temperature)

อุณหภูมิมีอิทธิพลต่อการข้อยสลายสารอินทรีย์ของจุลินทรีย์เป็นอย่างมาก เพราะจุลินทรีย์มีน้ำเป็นองค์ประกอบหลัก ดังนั้นจุลินทรีย์ส่วนมากสามารถดำรงชีพอยู่ได้ในช่วงอุณหภูมิต่ำกว่า 99°C ผลของอุณหภูมิที่มีผลต่อการเจริญเติบโต สามารถแบ่งได้เป็น 3 ช่วง ดังนี้คือ

- 1) ช่วง Psychophysics อยู่ระหว่าง $5 - 15$ องศาเซลเซียส
- 2) ช่วง Mesospheric อยู่ระหว่าง $35 - 37$ องศาเซลเซียส
- 3) ช่วง Thermophilic อยู่ระหว่าง $50 - 55$ องศาเซลเซียส

2.4.2 ค่าพีโซช (pH)

ค่าพีโซชมีอิทธิพลต่อจุลินทรีย์ในแง่ของการเจริญเติบโต สมนติฐานว่า ค่าพีโซชที่แตกต่างกันจะมีปริมาณไฮโดรเจนไอออนแตกต่างกันไป ซึ่งทำให้ค่าความแทกต่างศักย์ทางเคมีไฟฟ้า (Electro Chemical Gradient) ของการขันถ่ายสารอาหารและกำจัดของเสียออกจากเซลล์เปลี่ยนแปลง โดยที่ค่าพีโซชต่ำหรือนมีความเป็นกรดสูง จะมีปริมาณไฮโดรเจนไอออนอยู่มากทำให้การซึมเข้าและออกจากเซลล์เป็นไปได้ยาก เป็นเหตุให้เกิดการขับปั๊กการเจริญเติบโตและการตายของจุลินทรีย์

2.4.3 องค์ประกอบต่างๆของเปลือกกลีบ

จากตาราง 2.1 ของ โชค สุขโภติ (2009) ได้แสดงถึงองค์ประกอบและอัตราส่วนร้อยละโดยไม่รวมกําชต่างๆที่มีอยู่ในกําชชีวนะ พนว่า องค์ประกอบหลักๆของกําชชีวนะที่ได้จากการหมักเปลือกกลีบน้ำว่านน้ำได้แก่ CH_4 และ CO_2 ส่วนกําชอื่นๆมีปริมาณน้อยเมื่อเปรียบเทียบกับ CH_4 และ CO_2 ซึ่งข้อมูลนี้จะเป็นประโยชน์ต่อการสร้างสมนติฐานสำหรับเครื่องมือวัดที่มีต่อไป

ตารางที่ 2.1 องค์ประกอบของกําชชีวนะ

ชนิดของกําช	ปริมาณ (%)
มีเทน (CH_4)	50-68
คาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2)	25-35

ไนโตรเจน (N_2)	1-7
ไฮโดรเจน (H_2)	1-5
การ์บอนมอนอกไซด์ (CO)	เล็กน้อย
ไฮโดรเจนซัลไฟฟ์ (H_2S)	เล็กน้อย
ก๊าซอื่นๆ	เล็กน้อย

2.4.4 คุณลักษณะของเปลือกกล้วย

Somayaji และคณะ (1996) ได้ทำการทดลองเพื่อหาคุณลักษณะของเปลือกกล้วยดังแสดงในตารางที่ 2.2 และทำการหมักเปลือกกล้วยเพื่อให้ได้ก๊าซชีวมวลเป็นเวลา 25 วันและ 40 วันแล้ววัดค่าต่างๆ ได้ดังแสดงในตารางที่ 2.3

ตารางที่ 2.2 คุณลักษณะของเปลือกกล้วย

	Banana peel (%)
Total solids	10.68
Volatile solids	85.65
Ash	13.35
Organic carbon	41.37
Total carbohydrates	23.44
Cellulose	11.11
Hemicelluloses	5.36
Total soluble	35.89
Total nitrogen	1.06
C/N ratio	39.1

ตารางที่ 2.3 คุณลักษณะของเบเลือกกลั่วที่ทำการหมักเปลี่ยนเวลา 25 วันและ 40 วัน

ทำการทดลองการหมักແลือกกลั่วทำการวัดค่าต่างๆ ณ วันที่ 25 และ 40 พบว่า	25 days HRT	40 days HRT
Biogas (ml/day)	1210	875
Yield (l/kg TS)	188	219
Methane (%)	55	57

หมายเหตุ HRT (Hydraulic Retention Time) คือ ระยะเวลาเก็บกักของเหลว : ระยะเวลาเฉลี่ยที่ของ
น้ำเสียอยู่ในถัง นั่งบ่อถึงระยะเวลาที่ให้เกิดการย่อยสลาย มีหน่วย ชั่วโมง, วัน เป็นต้น



บทที่ 3

ขั้นตอนและการดำเนินงาน

ในเนื้อหาส่วนนี้ เป็นการกล่าวถึงขั้นตอนการออกแบบชุดอุปกรณ์และขั้นตอนของการทดลอง โดยได้ทำการอธิบายถึงวิธีการเลือกใช้วัสดุที่จะทำดังนั้นก้าวชีวนวลดและอุปกรณ์อื่นๆที่นำมาประกอบเข้าด้วยกัน อีกทั้งได้อธิบายถึงกระบวนการในการทดลองและปฏิกริยาที่เกิดขึ้น

3.1 การออกแบบดังนมักก้าวชีวนวลด

3.1.1 การคำนวณหานริมาณเปลือกกล้วยน้ำวัวที่ใช้ในการนมักก้าวชีวนวลด

ในการออกแบบชุดดังนมักก้าวชีวนวลดเพื่อใช้ในการทดลองได้นั้นจำเป็นต้องทราบถึงปริมาณเปลือกกล้วยน้ำวัวที่มากที่สุดที่จะถูกบรรจุอยู่ในดังนมักก้าวชีวนวลดก่อนเพื่อจะได้คำนวณหาค่าความคันที่จะเกิดขึ้นโดยไม่ทำให้ชุดดังนมักก้าวชีวนวลดเกิดความเสียหาย ด้วยจะนำข้อมูลด้านนี้ไปเลือกวัสดุที่ใช้ทำดังนมักก้าวชีวนวลดได้โดยพิจารณาจากความสัมพันธ์

$$\rho = \frac{m}{v} \quad (3.1)$$

เมื่อ ρ คือ ความหนาแน่นของเปลือกกล้วย มีค่า 1.14 g/cm^3 (จากทฤษฎีของ Pat Kendall 1988)

m คือ มวลของเปลือกกล้วยน้ำวัว (kg)

v คือ ปริมาตรของถังที่ใช้บรรจุเปลือกกล้วยน้ำวัว ใน การทดลองนี้เราทำการควบคุมให้มีค่าคงที่เท่ากับ 4.5 ลิตร ในถังขนาด 6 ลิตร ซึ่งจากความสัมพันธ์ดังกล่าวจะสามารถหาหนักของเปลือกกล้วยน้ำวัวได้เป็น

$$m = (1.14)(4,500) = 5,130 \text{ g} = 5.13 \text{ kg}$$

3.1.2 การคำนวณค่าความดันที่เกิดขึ้นได้ในถังหมักก๊าซชีวมวล

หัวข้อนี้เราจะคำนวณหาความดันของก๊าซชีวภาพที่เกิดขึ้นได้ทั้งหมดจากการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าดังกล่าว โดยสมมติให้ก๊าซชีวมวลเป็นไปตามกฎของก๊าซในอุณหภูมิ มวลโนเบกุลโดยรวมที่ได้จากก๊าซชีวมวลในถังขนาด 6 ลิตร มีความสัมพันธ์ดังนี้

$$MW_{\text{mix}} = X_{\text{CH}_4} MW_{\text{CH}_4} + X_{\text{CO}_2} MW_{\text{CO}_2} + X_{\text{H}_2\text{S}} MW_{\text{H}_2\text{S}} + X_{\text{N}_2} MW_{\text{N}_2} \quad (3.2)$$

เนื่องจากมวลโนเบกุลของก๊าซต่างๆที่เกิดขึ้นภายในถังหมักก๊าซชีวมวลเป็น

$$MW_{\text{CH}_4} = 16 \text{ kg/kmol}$$

$$MW_{\text{CO}_2} = 44 \text{ kg/kmol}$$

$$MW_{\text{H}_2\text{S}} = 34 \text{ kg/kmol}$$

$$X_{\text{N}_2} MW_{\text{N}_2} = 28 \text{ kg/kmol}$$

อัตราส่วนโดยโนลที่ปริมาตร 1.5 ลิตร (บริเวณที่มีก๊าซชีวมวลสะสมอยู่)

CH_4 มีค่า 55 % โดยโนลคิดเป็นสัดส่วนโนล $X_{\text{CH}_4} = 0.55$

CO_2 มีค่า 43 % โดยโนลคิดเป็นสัดส่วนโนล $X_{\text{CO}_2} = 0.43$

H_2S มีค่า 1 % โดยโนลคิดเป็นสัดส่วนโนล $X_{\text{H}_2\text{S}} = 0.01$

N_2 มีค่า 1 % โดยโนลคิดเป็นสัดส่วนโนล $X_{\text{N}_2} = 0.01$

นำไปแทนค่าในสมการ 3.2 จะได้

$$MW_{\text{mix}} = (0.55)(16) + (0.43)(44) + (0.01)(34) + (0.01)(28)$$

$$MW_{\text{mix}} = 28.34 \text{ kg/kmol}$$

เพราะจะนั่น MW ของก๊าซชีวมวลมีค่าเท่ากับ 28.34 kg/kmol

ขั้นตอนท่อนาระทางปริมาณของก๊าซชีวมวลที่ผลิตได้ในแต่ละวัน ซึ่งข้อมูลที่จะช่วยให้เราสามารถคำนวณทางปริมาณก๊าซชีวมวล คือ Total Solid ซึ่งนิยามคือ ปริมาณการ์บอนที่มีอยู่ในพืช แต่ละชนิด เรียกว่า Total Solid ซึ่งจะแปรผันโดยตรงกับปริมาณก๊าซที่ผลิตได้ ซึ่งเมื่อมีการหมักเปลี่ยนถ่ายไปเรื่อยๆปริมาณ Total Solid จะลดลงจนกระทั่งหมดไป นั้นหมายถึงเปลี่ยนถ่ายจะไม่สามารถผลิตก๊าซชีวมวลออกมาได้แล้ว จากตาราง 2.2 ของ Somayaji และคณะ (1996) พบว่า Total solid ที่ใช้จะมีค่า 10.68 % ของน้ำหนักกลัวทั้งหมดที่ใช้ในการหมักก๊าซชีวมวล ใช้เปลี่ยนถ่ายน้ำว้าในการหมัก 5.13 kg

$$\text{ดังนี้จะได้ Total solid ที่ใช้ในการทดลอง} \quad \frac{m(\% \text{Total solid})}{100} \quad (3.3)$$

เมื่อ m คือ มวลของเปลี่ยนถ่ายน้ำว้า

$$\text{จากสมการ 3.3 สามารถแทนค่าได้} \quad = \frac{(5.13)(10.68)}{100} = 0.548 \text{ kg}$$

จากตารางที่ 2.3 เสือกปริมาตรก๊าซที่จุค Yield ของ Somayaji และคณะ (1996) มีค่าเท่ากับ 188 l/kg

TS ภายใน 25 วัน ซึ่งหมายถึงในแต่ละวันจะเกิดก๊าซที่จุค Yield เท่ากับ 7.52 l/kg TS

ดังนี้ เปลี่ยนถ่ายน้ำหนัก 5.13 kg จะผลิตก๊าซได้ $(7.52)(0.548) = 4.121$ ลิตร หรือ $0.004 \text{ m}^3/\text{day}$

จากความสัมพันธ์ 3.1 สามารถแทนค่าหานมวลของก๊าซได้ คือ

$$m = \rho v$$

$$\text{เมื่อ } \rho \text{ คือ ความหนาแน่นของก๊าซมีเทน } (\text{CH}_4) \text{ เท่ากับ } 0.717 \text{ kg/m}^3$$

v คือ ปริมาตรของก๊าซ

$$\text{สามารถแทนค่าได้} \quad m = (0.717)(0.004) = 0.003 \text{ kg}$$

$$\text{ดังนี้} \quad \text{เปลี่ยนถ่ายน้ำหนัก 5.13 kg สามารถผลิตก๊าซได้ } 0.003 \text{ kg/day}$$

ความดันที่เกิดขึ้นภายในถังเนื่องจากการเกิดกําชชีวนวลดสามารถคำนวณได้จากกฎของกําชในอุณหคติ

$$PV = mRT \quad (3.4)$$

จักรูปจะได้ความสัมพันธ์สำหรับความดันเป็น

$$P = \frac{mRT}{V}$$

เมื่อ

P = ความดันที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยอกลัวบ้นน้ำว้า (Pa)

V = ปริมาตรกําชที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยอกลัวบ้นน้ำว้า (m^3)

m = มวลของกําชที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลี่ยอกลัวบ้นน้ำว้า (kg)

R_u = ค่าคงที่ของกําช มีค่าเท่ากับ 8,314 (J/kmol-K)

$MW_{mix} = 28.34 \text{ kg/kmol}$

$R = \text{ค่าคงที่ของกําชชีวนวลด} \text{ มีค่าเท่ากับ } \frac{R_u}{MW} = \frac{8,314}{28.34} = 293.366 \text{ (J/kg-K)}$

$T = \text{อุณหภูมิในถังหมัก} = 303 \text{ K}$

เนื่องจากปริมาตรกําชในถังหมัก 0.0015 m^3 นำค่าที่ได้แทนลงในสมการ จะได้

$$P = \frac{(0.003)(293.366)(303)}{0.0015} = 177,779.796 \text{ Pa}$$

ดังนั้น จะได้ค่าความดันในถังหมักกําชชีวนวลดมีค่าเท่ากับ 177.779 kPa/day

หมายเหตุ จากการทดลองพบว่า วันที่เกิดปริมาณของการหมักสามารถวัดค่าความดันได้ $50 - 60 \text{ Pa}$ ซึ่งค่าที่วัดได้มีค่าไม่เกินค่าความดันสูงสุดที่เราคำนวณได้ตามทฤษฎี

3.1.3 การคำนวณค่าความดันที่ยังหมักสามารถถกหน้าได้

จากหัวข้อที่ผ่านมาเราได้คำนวณค่าความดันที่สามารถเกิดขึ้นได้จากการหมักเปลือกกลีบฯ น้ำร้านยาแล้ว ดังนั้นจึงจำเป็นจะต้องเลือกดังที่มีขนาดตามต้องการและสามารถถกหน้าความดันดังกล่าวได้โดยถังนี้ไม่เกิดความเสียหาย ซึ่งความดันนี้จะต้องพิจารณาสำหรับความเห็นทั้งในแนวรัศมีและแนวตามแกน ดังนี้

จากสูตรการหาความเห็นในแนวรัศมีของภาชนะความดันผนังบาง

$$\sigma = \frac{Pr}{2t} \quad (3.5)$$

จากสมการจะได้ความสัมพันธ์สำหรับความดันเป็น

$$P = \frac{2t\sigma}{r}$$

เมื่อ

σ = ความดันที่ใช้ในการออกแบบ (MPa)

σ = ค่าความเห็นสูงสุดที่ยอมรับได้ (MPa)

t = ความหนาของผนังถังความดันน้อยสุดที่ยอมรับได้ (m)

r = รัศมีภายในของถังความดัน (m)

ดังนี้จึงทำการเลือกดังหมักที่ทำจากพลาสติกชนิด Polyester (PET) เนื่องจากทนต่อสภาพความเป็นกรดของกรดอะซิติกที่เกิดขึ้นได้ โดยถังมีคุณสมบัติดังนี้

$$\sigma = 70 \text{ MPa}, t = 0.45 \text{ mm}, r = 75 \text{ mm}$$

เมื่อนำไปแทนค่าลงในสมการจะได้

$$P = \frac{2(0.00045)(70,000,000)}{0.075} = 840,000 \text{ Pa} = 840 \text{ kPa}$$

และจากสูตรการหาความเห็นในแนวตามแกนของภาชนะความดันผนังบาง

$$\sigma = \frac{Pr}{t} \quad (3.6)$$

จัดรูปจะได้ความสัมพันธ์สำหรับความดันเป็น

$$P = \frac{t\sigma}{r}$$

เมื่อนำไปแทนค่าลงในสมการจะได้

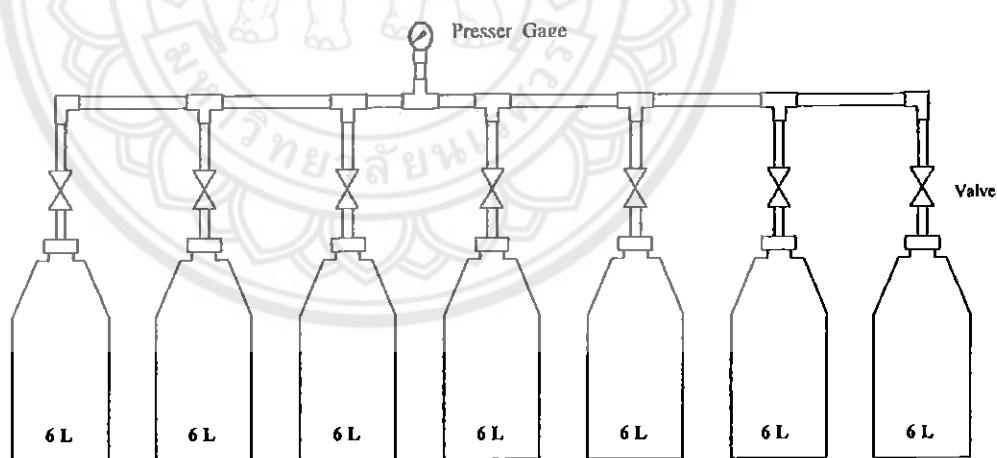
$$P = \frac{(0.00045)(70,000,000)}{0.075} = 420,000 \text{ Pa} = 420 \text{ kPa}$$

จากการคำนวณจะได้ความดันในแนวรัศมีของภาชนะนี้ค่าเท่ากับ 840 kPa และความดันในแนวตามแกนของภาชนะนี้ค่าเท่ากับ 420 kPa ดังนั้น ภาชนะนี้จะสามารถรับความดันสูงสุดได้ 420 kPa ซึ่งเกินกว่าที่ก๊าซผลิตได้ เพราะฉะนั้นจึงจำเป็นต้องปล่อยก๊าซออกทุกวัน

3.2 ขั้นตอนการดำเนินงาน

3.2.1 การตรีมการทดสอบ

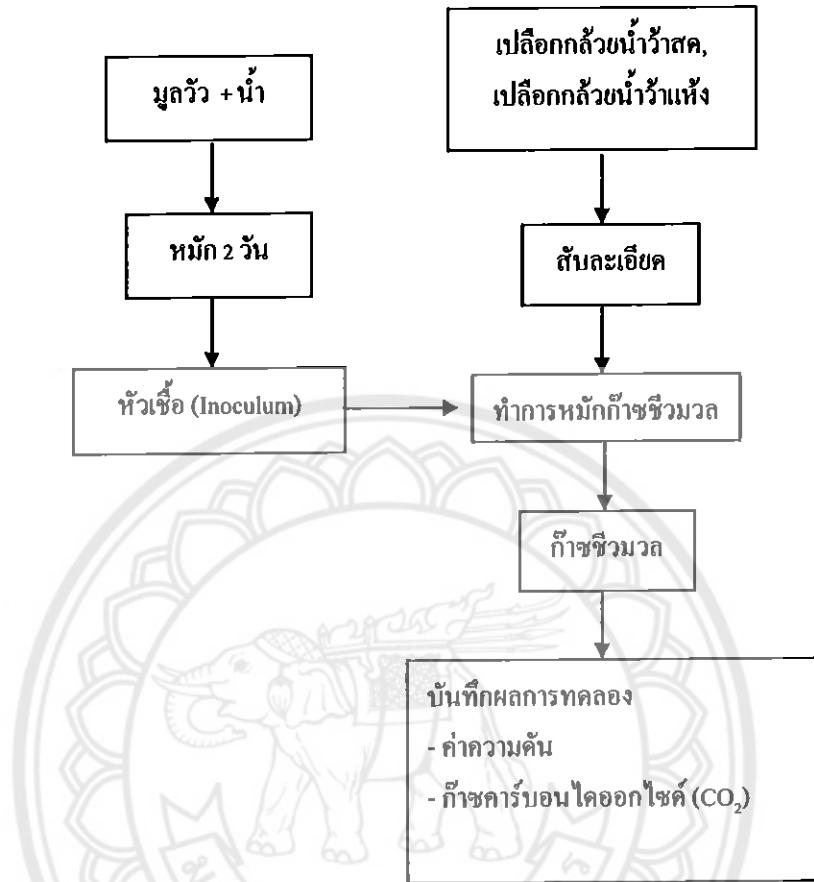
ก่อนการทดลองหมักก้าชชีวนวลด้วยน้ำเป็นจะต้องมีขั้นตอนการทดลองเสียก่อน โดยจะประกอบด้วยการทดลองดังนี้ เนื่องจากขั้นตอนการทดลองได้ใช้ขวดน้ำพลาสติกขนาด ๖๐๘ มล. ในการหมักซึ่งหลังจากทำการคำนวณแล้วว่าสามารถรับแรงดันที่เกิดจากก้าชได้ แต่ถ้ายังไม่คิดว่าจะเข้าไปในระดับความดันที่ต้องการ ให้ทำการปิดรอยต่อของริเวณผ่าดังด้วย Epoxy ย่างดีแล้ว ซึ่งมีวิธีการวัดค่าความดันของแต่ละถังโดยการเปิดวาล์วถังที่ต้องการวัดค่าความดันส่วนวาล์วถังอื่นๆปิดหมดทุกถัง ดังแสดงดังรูปที่ 3.1



รูปที่ 3.1 ชุดถังหมักที่ใช้ในการทดลอง

3.2.2 การหมักเพื่อให้ได้กากซีวมวล

หลังจากที่เราได้ชุดการทดลองมาแล้ว เราจะเริ่มทำการหมักเปลือกกลีบกับหัวเชื้อเพื่อให้ได้กากซีวมวล ดังนี้



รูปที่ 3.2 ขั้นตอนการทดลองของการหมักเปลี่ยนกลับชีวะซึ่งได้นำของก้าชีวนวลด

รูปที่ 3.2 จากขั้นตอนการทดลองในส่วนแรก เราได้ทำการหมักมูลวัวกับน้ำก่อนเพื่อนำไปใช้เป็นหัวเชื้อ ซึ่งในส่วนนี้จะทำการหมักในขวดขนาด 1.5 ลิตร เป็นเวลา 2 วัน เพื่อทำการเพาะเลี้ยงแบคทีเรียก่อน โดยใช้อัตราส่วนมูลวัวต่อน้ำที่แตกต่างกัน คือ 50:50, 40:60, 60:40 และ 70:30 โดยนำหมัก

เมื่อได้ตัวเร่งปฏิกิริยา (Inoculum) แล้ว ในส่วนที่สองก็จะทำการเตรียมเปลี่ยนกลับสันดาณะโดยทั้งสคและแห้ง ซึ่งเปลี่ยนกลับแห้งเราได้ทำการตากแดดเป็นเวลา 2 วัน เพื่อลดความชื้นในเปลี่ยนกลับ

เมื่อเราได้ทั้งหัวเชื้อและเปลี่ยนกลับแล้วก็นำมาเทรวมกันในถังหมักขนาด 6 ลิตร ซึ่งในขั้นนี้แบคทีเรียที่เพาะเลี้ยงไว้ (Anaerobic bacteria) จะตายไปบ้างเนื่องจากสัมผัสถกับอากาศ แต่จะยังมีแบคทีเรียเหลือมากพอที่จะนำไปบ่อสลายเปลี่ยนกลับได้ เมื่อนำหัวเชื้อกับเปลี่ยนกลับผสมกันแล้วทำการกวนให้เข้ากันจึงทำการปิดระบบ

เมื่อทำการหมักแล้ว เราได้สังเกตปฏิกิริยา บันทึกค่าความดันที่เกิดขึ้นและวัดค่าร้อบ吝ของก๊าซ CO_2 ทุกวัน โดยปล่อยก๊าซผ่านเครื่องวิเคราะห์ก๊าซ (Gas Analyzer) ซึ่งใช้วัดก๊าซที่ Dry basis (สมมติว่าไม่เกิดไอน้ำคิดมาด้วย) หากเรากำหนดให้ปริมาณ N_2 , H_2S และก๊าซอื่นๆ มีปริมาณประมาณ 10% และให้ก๊าซชีวนะมีองค์ประกอบของ CH_4 และ CO_2 รวมกันเป็น 90% เราจะทราบปริมาณของ CH_4 ได้จาก

$$\% \text{CH}_4 \text{ (By mass)} = 90\% - \% \text{CO}_2 \text{ (By mass)} \quad (3.7)$$

ตารางที่ 3.1 อัตราส่วนของหัวเชื้อ (Inoculum)

ขวบที่	อัตราส่วนน้ำดองกับน้ำ โดยน้ำหนัก	ระยะเวลาหมักจนเกิดก๊าซ (วัน)	ค่าความดัน (kPa)
1	50:50	2	1.2
2	60:40	2	4.8
3	70:30	2	3.5
4	80:20	3	0.1
5	40:60	2	1.2
6	30:70	2	0.5
7	20:80	3	1

บทที่ 4

ผลการทดลอง

ในบทนี้จะเป็นการแสดงผลการทดลองของการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้า โดยแบ่งการทดลองออกเป็น 2 ชุด คือ การหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าสดและเปลือกกล้วยน้ำว้าแห้ง โดยจะหมักกับหัวเชื้ออัตราส่วนต่างๆ เพื่อหาปัจจัยที่มีผลต่อการเกิดก๊าซมีเทน (CH_4) โดยควบคุมปริมาณเปลือกกล้วยน้ำว้าให้มีปริมาณเท่ากันแล้วได้ผลการทดลองของมาแล้วจึงแสดงเป็นความสัมพันธ์ระหว่างก๊าzmีเทน (CH_4) ที่เกิดขึ้นกับระยะเวลาในการหมักก๊าซชีวนวลด

4.1 ความชื้นของเปลือกกล้วยน้ำว้า

เนื่องจากเปลือกกล้วยน้ำว้านี้ความชื้นเป็นองค์ประกอบ 30% ของ Banu และคณะ (2006) โดยประมาณ โดยทราบจากการวัดคุณภาพร่องวัสดุความชื้นข้าวเปลือก หากทำการลดความชื้นลงไปจะทำให้ได้ปริมาณเปลือกกล้วยน้ำว้าในการหมักสูงขึ้นและมีโอกาสที่จะให้ปริมาณก๊าzmีเทน (CH_4) สูงขึ้นตามด้วย จึงได้มีการลดความชื้นด้วยการนำเปลือกกล้วยน้ำว้าไปตากแดดเป็นเวลา 2 วัน แล้ววัดความชื้นอีกครั้ง แสดงผลดังนี้

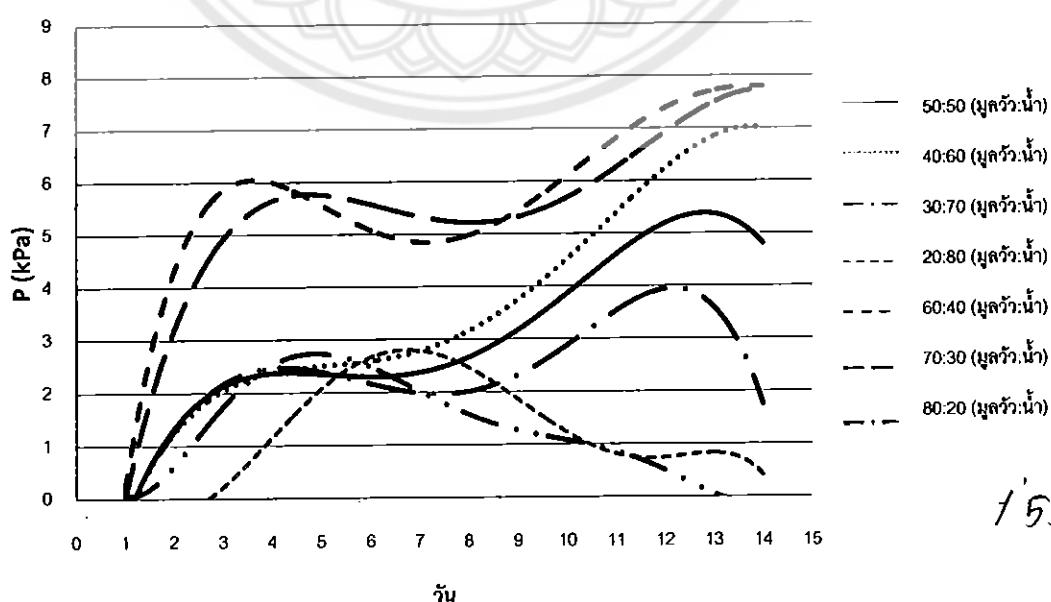
ตารางที่ 4.1 แสดงค่าความชื้นของเปลือกกล้วยน้ำว้าที่ตากแดดเป็นเวลา 2 วัน

การวัดครั้งที่	ก่อนตาก(% by mass)	หลังตาก (% by mass)
1	28.9	19.7
2	29.5	18.5
3	28.7	19.8
4	30.2	18
5	29.7	19.5
Average	29.4	19.1

จากตารางที่ 4.1 พบว่าหลังจากที่ได้นำเปลือกกลีบนำร้าวไปตากแดดเป็นเวลา 2 วัน แล้วจะทำให้ปริมาณความชื้นในเปลือกกลีบนำร้าวลดลงไปประมาณ 10% ซึ่งหมายถึงจะได้น้ำหนักเปลือกกลีบนำร้าวในการหมักเพิ่มขึ้นอีก 10% ด้วยเช่นกัน

4.2 การหมักหัวเชื้อ (Inoculum)

ในการหมักหัวเชื้อนั้นเราใช้มูลวัชพสมกับน้ำเปล่าแล้วจึงทำการหมักทิ้งเอาไว้ในการหมักดองนี้ใช้มูลวัชพกับน้ำที่อัตราส่วนมูลวัชพต่อน้ำโดยน้ำหนักต่างๆ กันได้แก่ 50:50, 40:60, 30:70, 20:80, 60:40, 30:70 และ 80:20 ในขวดขนาด 1.5 ลิตรแล้วทำการวัดความดันของก๊าซชีวมวลที่เกิดขึ้นเป็นระยะเวลา 15 วัน เพื่อหาอัตราส่วนที่ดีที่สุดที่จะใช้ในการหมักกับเปลือกกลีบต่อไป ดังแสดงในรูป 4.1 ซึ่งแสดงความดันสะสมที่เกิดขึ้นในแต่ละวันสำหรับแต่อัตราส่วนที่ต่างๆ กัน พบว่า ในช่วง 2 วันแรกของการหมัก อัตราส่วนหัวเชื้อ 60:40 และ 70:30 เกิดปฏิกิริยาได้ดี และอัตราการเกิดปฏิกิริยาจะสูงขึ้นไปเรื่อยๆ แต่ในอัตราส่วน 30:70, 20:80 และ 80:20 เกิดปฏิกิริยาได้ช้ากว่าและลดลงอย่างรวดเร็วหลังจากวันที่ 5-7 ของการหมัก แต่ในขณะที่อัตราส่วน 60:40 และ 50:50 นั้น เกิดปฏิกิริยาไม่คืบแต่มีแนวโน้มไปในทางเพิ่มขึ้น จึงสามารถวิเคราะห์ได้ว่า อัตราส่วนมูลวัชพต่อน้ำมีผลต่อการเกิดปฏิกิริยาอย่างสลาย จึงทำการเลือกอัตราส่วนหัวเชื้อ 60:40, 40:60, 50:50 และ 70:30 มาเป็นหัวเชื้อในการหมักเปลือกกลีบ เพราะจะสามารถเกิดปฏิกิริยาได้เร็วและสูงขึ้นเรื่อยๆ



รูปที่ 4.1 การเปรียบเทียบความดันของหัวเชื้อ (Inoculum)

15503991

2/5.

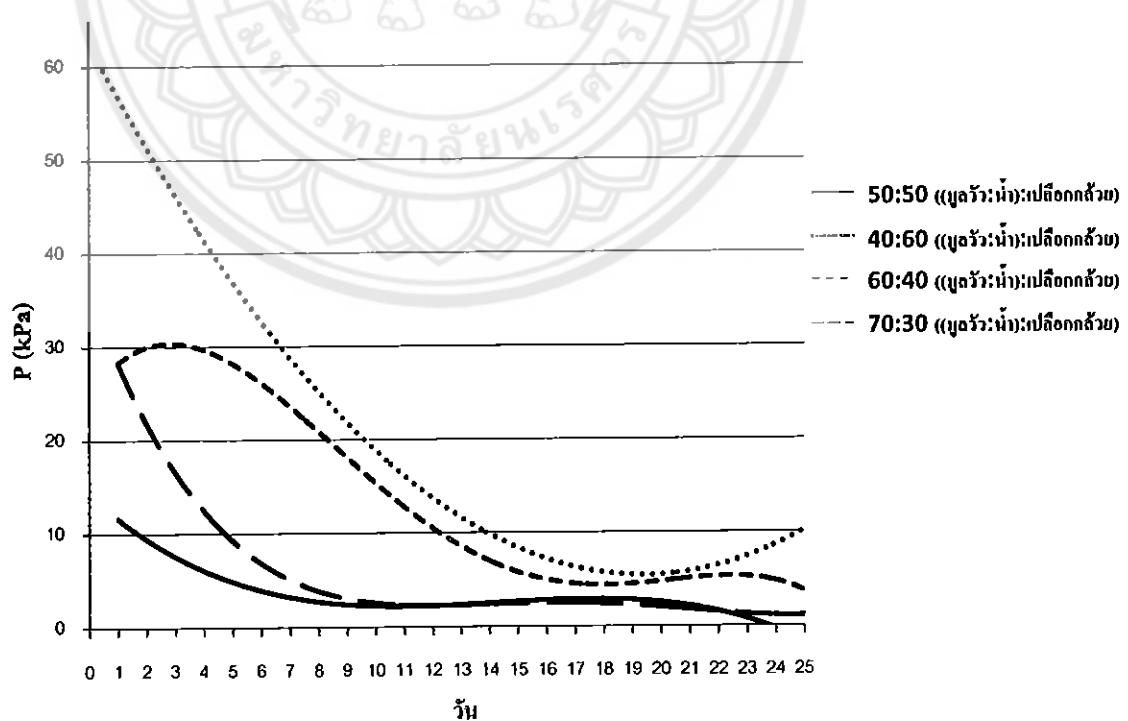
2 434/

2553

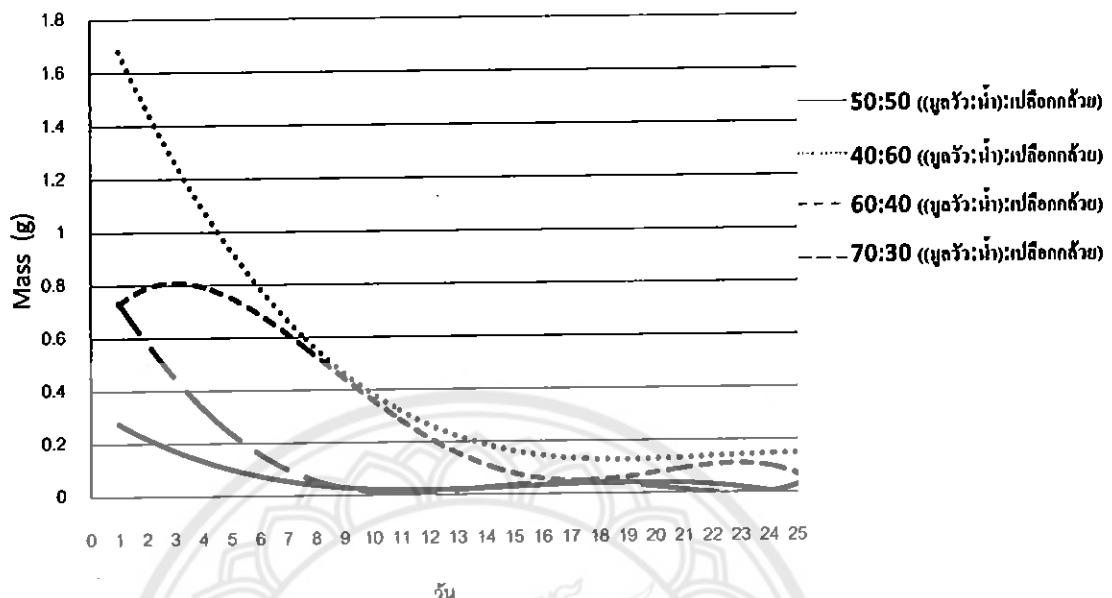
4.3 การหมักเปลือกกล้วยสด

4.3.1 ปริมาณของก๊าซชีวมวลที่เกิดขึ้น

ในการหมักเปลือกกล้วยสด โดยใช้เปลือกกล้วยสดกับหัวเชื้อที่ได้จากหัวข้อ 4.2 ในอัตราส่วนหัวเชื้อต่อเปลือกกล้วย 1:1 โดยนำหนักซึ่งใช้อัตราส่วนหัวเชื้อ 50:50, 40:60, 60:40, และ 70:30 ในขวดขนาด 6 ลิตร จากนั้นทำการวัดค่าความดันของก๊าซที่เกิดขึ้นทุกวัน เป็นเวลา 25 วันดังแสดงในรูปที่ 4.2 เมื่อทราบค่าความดันสามารถคำนวณเป็นน้ำหนักของก๊าซชีวมวลได้จากการสมการ $PV = mRT$ (จากการที่ 3.4) สามารถแสดงได้ดังรูปที่ 4.3 พบว่า อัตราการเกิดก๊าซชีวมวลนั้นจะเกิดได้เร็วและมีปริมาณสูงในช่วง 1-4 วันแรกของการหมัก แล้วปริมาณก๊าซชีวมวลจะลดลงอย่างรวดเร็ว จนกระทั่งถึงวันที่ 15 ของการหมักจะมีอัตราการผลิตก๊าซชีวมวลน้อยมากแต่จะไม่ลดลง ซึ่งอัตราส่วนหัวเชื้อมูลวัตต่อน้ำ 40:60 นั้น สามารถผลิตก๊าซชีวมวลได้สูงมากในช่วง 1-4 วันแรกของการหมัก ส่วนอัตราส่วน 50:50 และ 60:40 จะเกิดได้น้อยกว่า และอัตราส่วน 70:30 นั้น ผลิตก๊าซออกนามากน้อยมาก จึงวิเคราะห์ได้ว่า อัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 จะทำปฏิกิริยาข้อสลายเปลือกกล้วยสดได้ดีที่สุด



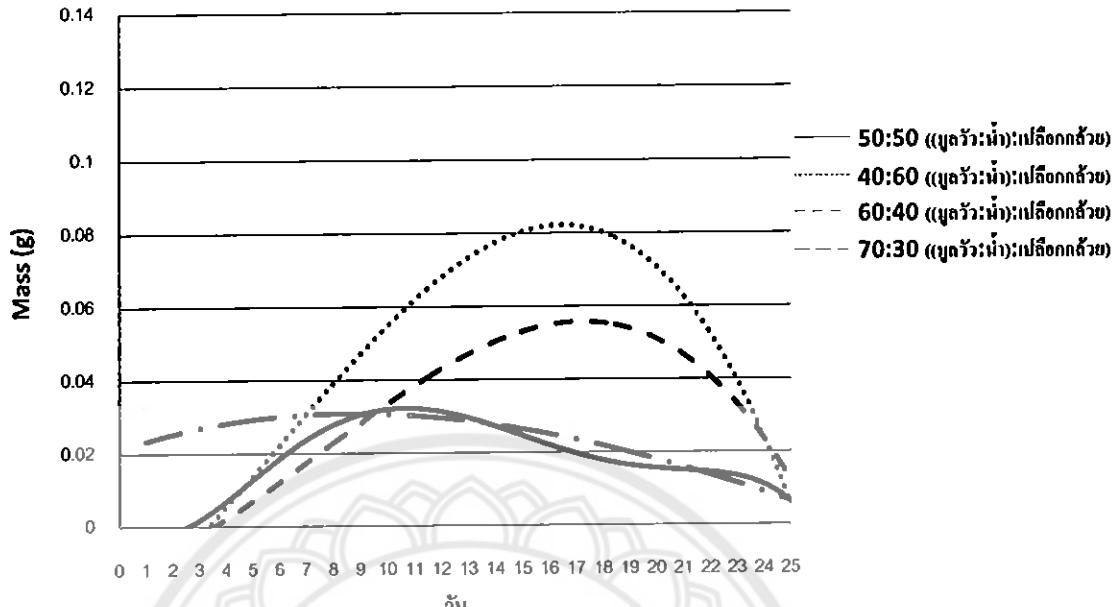
รูปที่ 4.2 แสดงค่าความดันที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าสด



รูปที่ 4.3 ปริมาณก๊าซชีวมวลที่เกิดขึ้นจากการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าสด

4.3.2 ปริมาณของก๊าซมีเทน (CH_4) ที่เกิดขึ้น

ในการหมักเปลือกกล้วยสด โดยใช้เปลือกกล้วยสดกับหัวเชื้อที่ได้จากหัวข้อ 4.2 ในอัตราส่วนหัวเชื้อต่อเปลือกกล้วย 1:1 โดยนำหันกษัตริย์อัตราส่วนหัวเชื้อ 50:50, 40:60, 60:40, และ 70:30 ในภาชนะ 6 ลิตร จากนั้นในทุกวันจะทำการปล่อยก๊าซชีวมวลออกมานานถึงเวลา 25 วัน เพื่อทำการวัดปริมาณก๊าซการบันโคนไฮโดรเจน (CO_2) ในแต่ละวัน จากนั้นทำการคำนวณกลับเพื่อหาปริมาณก๊าซมีเทน (CH_4) ซึ่งแสดงในรูปที่ 4.3 พบว่า อัตราส่วน 50:50 และ 70:30 นั้น จะเกิดก๊าzmีเทน (CH_4) ตั้งแต่วันแรกของการหมัก แต่อัตราการเกิดน้อยมากและคงที่ ส่วนอัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 และ 60:40 นั้น จะเกิดก๊าzmีเทน (CH_4) หลังจากวันที่ 6 ของการหมัก และเพิ่มขึ้นเรื่อยๆ จนถึงวันที่ 14-15 ของการหมักจึงค่อยๆลดลง แต่อัตราส่วน 40:60 มีอัตราการผลิตก๊าzmีเทน (CH_4) สูงกว่า 60:40 ค่อนข้างมาก ซึ่งสัมพันธ์กับรูปที่ 4.2 จึงวิเคราะห์ได้ว่า อัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 เหมาะสมที่สุดในการหมักเปลือกกล้วยสด

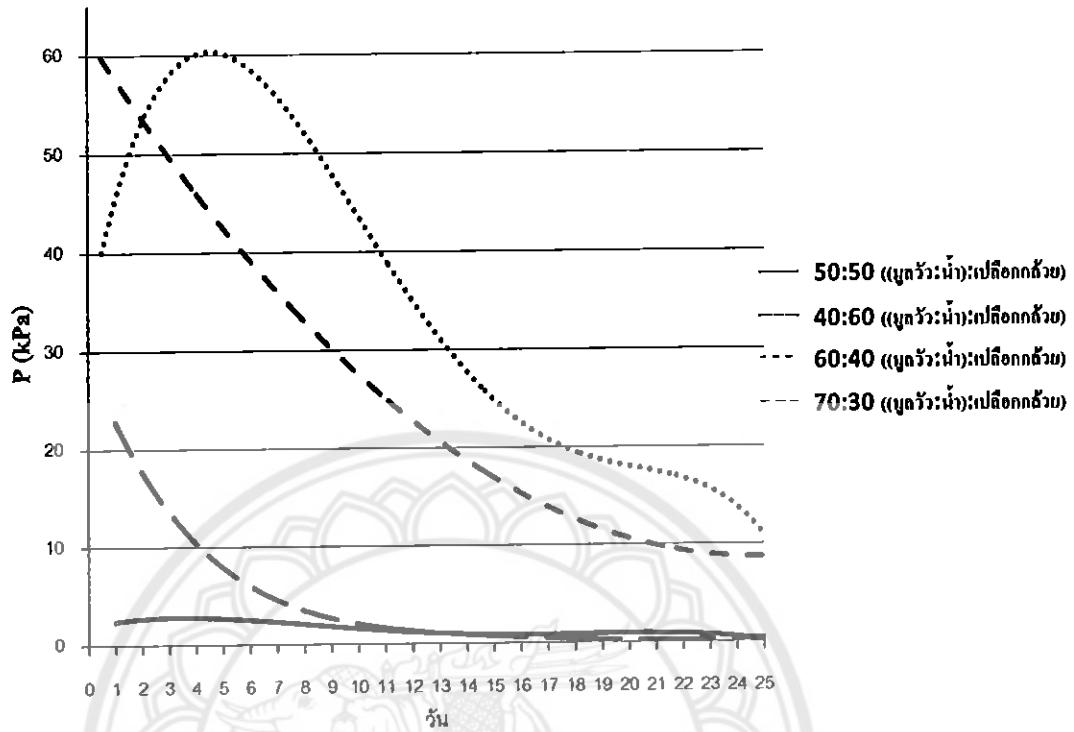


รูปที่ 4.4 ปริมาณก๊าซมีเทน CH_4 ที่เกิดจากการหมักเปลือกกล้วยนำร้าสุด

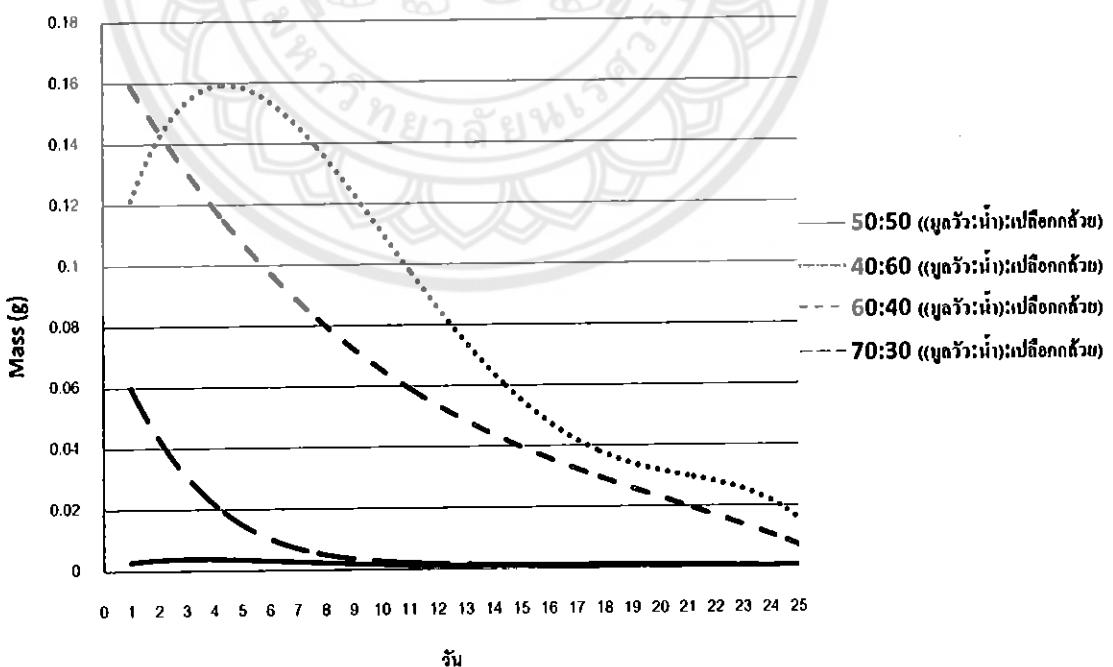
4.4 การหมักเปลือกกล้วยแห้ง

4.4.1 ปริมาณของก๊าซชีวนะลที่เกิดขึ้น

ในการหมักเปลือกกล้วยแห้ง โดยใช้เปลือกกล้วยแห้งซึ่งทำการลดความชื้นโดยการตากแดดเป็นเวลา 2 วันกับหัวเชื้อที่ได้จากหัวเชื้อ 4.2 ในอัตราส่วนหัวเชื้อต่อเปลือกกล้วย 1:1 โดยนำหนักซึ่งใช้อัตราส่วนหัวเชื้อ 50:50, 40:60, 60:40, และ 70:30 ในขวดขนาด 6 ลิตร จากนั้นทำการวัดค่าความดันของก๊าซที่เกิดขึ้นทุกวัน เป็นเวลา 25 วันดังแสดงในรูปที่ 4.4 เมื่อทราบค่าความดันสามารถคำนวณเป็นน้ำหนักของก๊าซชีวนะลได้จากสมการ $PV = mRT$ (จากสมการที่ 3.4) สามารถแสดงได้ดังรูปที่ 4.5 พบว่า ในอัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 และ 60:40 มีอัตราการเกิดก๊าซชีวนะลเร็วและมีปริมาณสูงในช่วง 1-4 วันแรกของการหมัก แล้วปริมาณก๊าซชีวนะลจะลดลงอย่างรวดเร็วในถัดมาหลายวัน จนกระทั่งถึงวันที่ 18 ของการหมัก ปริมาณก๊าซที่จะลดลงอย่างช้าๆ ซึ่งอัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 จะมีปริมาณก๊าซชีวนะลสูงกว่า 60:40 เล็กน้อย ส่วนอัตราส่วน 50:50 เกิดปริมาณก๊าซชีวนะลน้อยมากและคงลงจนเกือบไม่มีการผลิตก๊าซเลขหลังจากวันที่ 10 ของการหมัก และอัตราส่วนหัวเชื้อ 70:30 นั้น เก็บจะไม่มีการผลิตก๊าซชีวนะลเลย จึงวิเคราะห์ได้ว่า อัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 จะทำปฏิกิริยาอย่างถาวรสเป็นการหมักเปลือกกล้วยแห้งได้ดีที่สุด



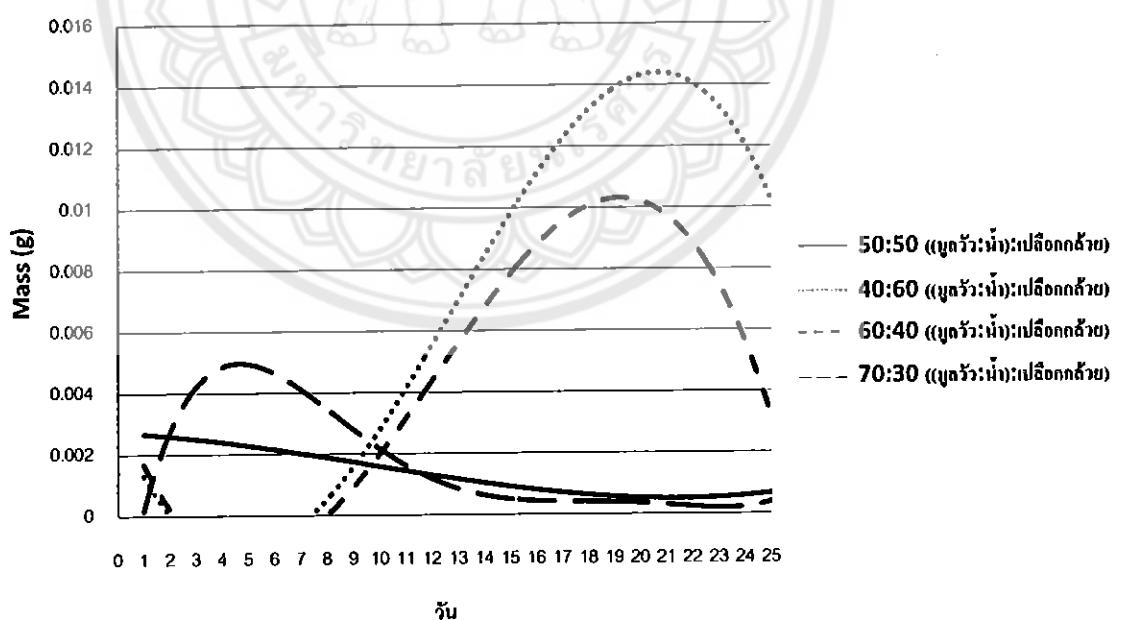
รูปที่ 4.5 แสดงค่าความดันที่เกิดขึ้นจากการหักเปลือกกล้วยนำ้ร้าวแห้ง



รูปที่ 4.6 ปริมาณก้าชชีวนมวลที่เกิดขึ้นจากการหักเปลือกกล้วยนำ้ร้าวแห้ง

4.4.2 ปริมาณของก๊าซมีเทน (CH_4) ที่เกิดขึ้น

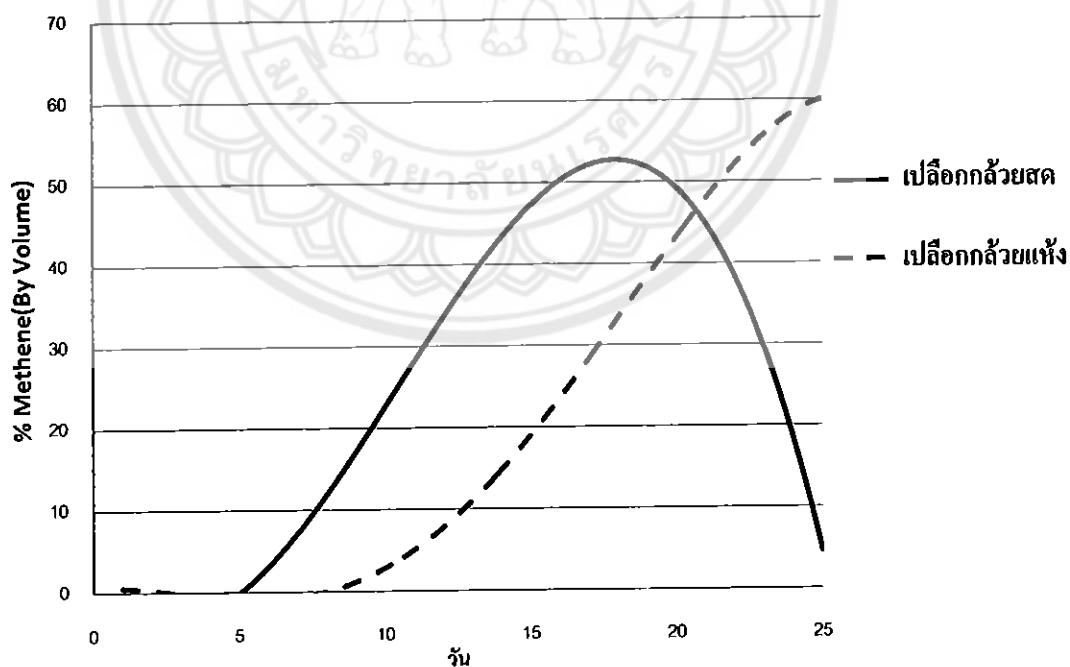
ในการหมักเปลือกกล้วยแห้ง โดยใช้เปลือกกล้วยแห้งซึ่งทำการลดความชื้นจาก การตากแดดเป็นเวลา 2 วัน กับหัวเชื้อที่ได้จากหัวเชื้อ 4.2 ในอัตราส่วนหัวเชื้อต่อเปลือกกล้วย 1:1 โดยนำหัวเชื้อใช้อัตราส่วนหัวเชื้อ 50:50, 40:60, 60:40, และ 70:30 ในขวดขนาด 6 ลิตร จากนั้นใน ทุกวันจะทำการปล่อยหัวเชื้อไว้ในขวด 25 วันเพื่อทำการวัดปริมาณก๊าซ การบันดาลออกไซด์ (CO_2) ในแต่ละวัน จากนั้นทำการคำนวณกลับเพื่อหาปริมาณก๊าซมีเทน (CH_4) ซึ่งแสดงในรูปที่ 4.6 พบว่า อัตราส่วน 50:50 และ 70:30 นั้น จะเกิดก๊าซมีเทน (CH_4) ตั้งแต่วันแรก ของการหมัก แต่มีปริมาณน้อยมากและค่อยๆ ลดลงจะเกือบไม่มีการผลิตก๊าซมีเทน (CH_4) เลย ส่วน อัตราส่วนหัวเชื้อ 40:60 และ 60:40 นั้น จะเกิดก๊าซมีเทน (CH_4) หลังจากวันที่ 8 ของการหมัก และ เพิ่มขึ้นเรื่อยๆ จนถึงวันที่ 20-21 ของการหมัก จึงค่อยๆ ลดลง แต่อัตราส่วน 40:60 มีอัตราการผลิต ก๊าซมีเทน (CH_4) สูงกว่า 60:40 ค่อนข้างมาก ซึ่งสัมพันธ์กับรูปที่ 4.3 จึงวิเคราะห์ได้ว่า อัตราส่วนหัว เชื้อ 40:60 เหมาะสมที่สุดในการหมักเปลือกกล้วยแห้ง



รูปที่ 4.7 ปริมาณก๊าซมีเทน (CH_4) ที่เกิดจากการหมักเปลือกกล้วยน้ำว้าแห้ง

4.5 แสดงการเปรียบเทียบประสิทธิภาพของก๊าซชีวนวลด

ในการเปรียบเทียบประสิทธิภาพของก๊าซชีวนวลดนี้ ได้นำร้อยละของปริมาณก๊าซมีเทนต่อปริมาณก๊าซชีวนวลดที่ผลิต ได้จากการหมักเปลือกกล้วยสดและเปลือกกล้วยแห้งกับหัวเชื้อในอัตราส่วน 40:60 มาแสดงความสัมพันธ์ดังรูปที่ 4.7 พบว่า ร้อยละของการเกิดก๊าซมีเทนที่ได้จากการหมักเปลือกกล้วยสดและเปลือกกล้วยแห้งนั้นจะเพิ่มขึ้นไปเรื่อยๆ ในลักษณะคล้ายกัน แต่ในเปลือกกล้วยสดจะมีร้อยละของก๊าซมีเทนสูงสุดอยู่ที่ประมาณวันที่ 17-18 ของการหมัก แล้วจะลดลงอย่างรวดเร็ว ซึ่งในขณะที่ในเปลือกกล้วยแห้งมีร้อยละของก๊าซมีเทนสูงขึ้นไปอย่างต่อเนื่อง ซึ่งวิเคราะห์ได้ว่า ในเปลือกกล้วยสดนั้น มีปริมาณความชื้นสูงกว่าเปลือกกล้วยแห้ง เมื่อใช้น้ำหมักเปลือกกล้วยในการหมัก 1 kg เท่ากันนั้น จะทำให้เปลือกกล้วยแห้งมีปริมาณมากกว่า ซึ่งส่งผลให้ปริมาณ Total Solid ในการหมักสูงกว่า จึงได้ปริมาณก๊าซมีเทนสูงกว่า นั่นหมายถึงประสิทธิภาพของก๊าซชีวนวลดีกว่านั่นเอง



รูปที่ 4.8 แสดงการเกิดก๊าซมีเทน (CH_4) ของเปลือกกล้วยตากแห้งและเปลือกกล้วยสด

บทที่ 5

สรุปผลและข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผลการทดลอง

ในการหมักเปลือกกล้วยเพื่อให้เกิดก๊าซชีวมวลมากที่สุดและมีประสิทธิภาพสูงสุดนั้น จำต้องมีปัจจัยที่ต้องความคุณในการหมักให้เหมาะสม ซึ่งจากการทดลองพบว่า

1. ในกระบวนการหมักหัวเชื้อ อัตราส่วนน้ำมูลวัวต่อน้ำ 60:40 และ 70:30 เกิดปฏิกิริยาได้เร็ว และสูงที่สุด ส่วนอัตราส่วน 40:60 และ 50:50 เกิดเร็วและไม่สูงมากนักแต่มีแนวโน้มปฏิกิริยานำไปในทางที่สูงขึ้น ซึ่งเหมาะสมที่จะใช้เป็นหัวเชื้อเพื่อบาบถลางเปลือกกล้วยที่ดี
2. เปเลือกกล้วยแห้งมีความเหมาะสมในการหมักมากกว่าเปลือกกล้วยสด เพราะว่าเมื่อทำการเปรียบเทียบปริมาณมวลของเปลือกกล้วนแบบแห้งจะมีปริมาณที่มากกว่าแบบสด เพราะจะส่งผลให้ปริมาณ Total Solid ในกระบวนการหมักสูงกว่า จึงได้ปริมาณก๊าซมีเทนสูงกว่า นั้นหมายถึงประสิทธิภาพของก๊าซชีวมวลดีกว่า
3. ในการหมักหัวเชื้อกับเปลือกกล้วยสดในอัตราส่วน 1:1 โดยนำหนัก กีโตรเปลือกกล้วย 1 kg กับหัวเชื้อ 1 kg หัวเชื้อที่มีอัตราส่วนน้ำมูลวัวต่อน้ำ 40:60 ทำให้เกิดปฏิกิริยาบ่อบถลางได้เร็ว และเกิดปริมาณก๊าซมากที่สุด โดยก๊าซจะเกิดตั้งแต่วันแรกของการหมักและจะลดลงเรื่อยๆ จนถึงวันที่ 15 ของการหมักจึงคงที่ต่อไปเรื่อยๆ ก๊าซมีเทน (CH_4) จะเกิดมากที่สุดหลังจากวันที่ 14-15 ของการหมัก แต่จะใช้งานได้เต็มค่าเท่าที่ควร เนื่องจากมีร้อยละของก๊าซมีเทน (CH_4) ต่อปริมาณก๊าซชีวมวลไม่สูงนัก
4. ในการหมักหัวเชื้อกับเปลือกกล้วยแห้งในอัตราส่วน 1:1 โดยนำหนัก กีโตรเปลือกกล้วย 1 kg กับหัวเชื้อ 1 kg หัวเชื้อที่มีอัตราส่วนน้ำมูลวัวต่อน้ำ 40:60 ทำให้เกิดปฏิกิริยาบ่อบถลางได้เร็ว และเกิดปริมาณก๊าซชีวมวลมากที่สุด โดยก๊าซก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) จะเกิดตั้งแต่วันแรกของการหมักและจะลดลงเรื่อยๆ จนถึงวันที่ 18 ของการหมักแล้วคงที่ต่อไปเรื่อยๆ

5. ก๊าซมีเทน (CH_4) มากที่สุดหลังจากวันที่ 20 - 21 ของการหมัก ซึ่งสามารถใช้งานได้ดีเนื่องจากมีร้อยละของก๊าซมีเทน (CH_4) ต่อปริมาณก๊าซชีวมวลค่อนข้างสูง
6. ระยะเวลาในการหมักปริมาณก๊าซมีเทน (CH_4) จะเกิดสูงสุดในช่วงวันที่ 16 – 25 นับจากวันที่ทำการหมัก ซึ่งหลังจากนี้ปริมาณก๊าซมีเทน (CH_4) จะมีการลดลงเพราะปริมาณสารประกอบอินทรีย์กว่า Total Solid ซึ่งเป็นส่วนที่จะสามารถย่อยสลายเป็นก๊าซได้ถูกใจไปจนเหลือน้อยมากแล้วซึ่งจะทำให้ความเข้มข้นของก๊าซมีเทน (CH_4) น้อยมากจึงควรเปลี่ยนแปลงออกกลิ่นใหม่

5.2 ข้อเสนอแนะสำหรับการทดลอง

1. จากการทดลองจะพบว่าถ้ามีการลดปริมาณความชื้นในเปลือกกลิ่นไว้มาก ก็จะทำให้ได้ปริมาณเปลือกกลิ่นในการหมักมากซึ่งจะทำให้ได้ก๊าซชีวมวลที่มีประสิทธิภาพสูงตามไปด้วย
2. จากการทดลองพบว่าในการหมักเปลือกกลิ่นสด 15 วันแรกของการหมักนั้นจะมีความเข้มข้นของก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) สูง ดังนั้นจะต้องมีการเปิดทิ้งเพื่อต้องการลดปริมาณก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2)
3. จากการทดลองพบว่าในการหมักเปลือกกลิ่นแห้ง 22 วันแรกของการหมักนั้นจะมีความเข้มข้นของก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) สูงดังนั้นจะต้องเปิดทิ้งก่อนเพื่อต้องการลดปริมาณก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2)

บรรณานุกรม

1. V.C. Kalia , V. Sonsky, N. Raizada 1975 **Anaerobic digestion of banana steam waste**, Center For Biochemical Technology, CSIR, University Campus, Mall Road, Delhi 110007 , India
2. Boyd, Robert F. and Bryan G. Hoerld 1981 **Basic Medical Microbiology** Little, Brown and Company, Boston, 766 p.
3. Nirmala Bardiya, Deepak Somayaji & Sunilo Khanna 1996 **Biomethanation of banana peel and pineapple waste**, Tata Energy Research Institute, Darbari seth block, Habitat Place, Lodi Road, New Delhi 110003
4. Chanakya, J. and B. Kristiansen. 1994. **Basic Biotechnology**. London: Academic Press.
5. Radvan, R.M., and Bartha, R 1997 **Microbial Production of Surface**. Blackwell Scientific Publication, Inc.
6. Nirmala Bardiya and Schnner F ,1996 **Biochemistry**. (Second Edition). Academic Prees.
7. Andara, J.S.1995 **Microbial Production and Consumption of Greenhouse: Methane, nitrogen, and halomethanes**. America Society for Microbiology. Washington, D.C.
8. สมใจ ก้าสสตบยางกรู 2527 วิธีการตรึงเชลล์จุลินทรีย์ และการประยุกต์ใช้. กรุงเทพฯ: วิทยานิพนธ์ ปริญญาโท มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
9. สมใจ ศิริโภค 2537. เทคโนโลยีการหมัก. กรุงเทพฯ: ศูนย์สื่อสารนักเรียนกรุงเทพฯ
<http://saichonkosum.multiply.com/journal/item/56>
<http://eiamburapa.com/th/2010-02-07-13-23-13/11>
<http://th.wikipedia.org/wiki/กําชาดชีวภาพ>
http://www.annexpower.com/info_bioenergy_th.php
<http://teenet.chiangmai.ac.th/btc/introbiogas.php>





ถักยอนะถังที่ใช้ในการหมัก

ในการเลือกใช้วัสดุมาทำถังหมักที่จะนำมาทำการหมักก้าชชีวนะนั้นสิ่งที่ต้องคำนึงถึงเป็นสิ่งสำคัญที่สุดคือ วัสดุที่จะนำมาใช้ในการหมัก เพราะในการหมักจะเกิดกรดขึ้น ซึ่งอาจจะทำให้เกิดการกัดกร่อนต่อวัสดุที่เลือกใช้วัสดุไม่เหมาะสม ดังนั้นการเลือกถังหมักที่ดีจึงไม่สมควรใช้วัสดุจำพวกโลหะวัสดุที่ดีควรป้องกันการกัดกร่อนของกรด ได้จึงเลือกใช้วัสดุพลาสติก Polyester (PET) มาใช้เป็นถังหมักเนื่องจากทนต่อสภาพความเป็นกรดของกรดอะซิติกที่เกิดขึ้นได้



รูปที่ ก.1 ถังที่ใช้ในการหมักเปลือกกล้วย

รายละเอียด

- ชนิดวัสดุ	พลาสติก Polyester (PET)
- ปริมาตร	6 ลิตร
- รัศมีภายในของถัง	75 mm
- ความสูง	36 cm
- ความหนา	0.45 mm
- σ	70 MPa



ตารางที่ ข.1 แสดงสมบัติของเทอร์โมพลาสติก

	Tensile Strength (MN.m ⁻²)	% Elongation	Elastic Modulus (MN.m ⁻²)	Density (Mg.m ⁻³)	Izod Impact (J.m ⁻¹)
Polyethylene (PE) :					
Low-density	20	800	270	0.92	480
High-density	37	130	1200	0.96	214
Ultrahigh molecular weight	47	350	660	0.934	1600
Polyvinyl chloride (PVC)	60	100	4000	1.40	
Polypropylene (PP)	40	700	1460	0.90	53
Polystyrene (PS)	53	60	3000	1.06	21
Polyacrylonitrile (PAN)	60	4	1.15	256	256
Polytetrafluoroethylene (PTFE) (Teflon)	47	400	540	2.17	160
Polyamide (PA) (nylon)	80	300	3330	1.14	112
Polyester (PET)	70	300	4000	1.36	32
Polymethyl methacrylate (PMMA) (acrylic, Perspex)	80	5	3000	1.22	27
Polyoxymethylene (POM) (acetal)	80	75	3460	1.42	123
Polycarbonate (PC)	73	130	2660	1.20	83
Polyetheretherketone (PEEK)	68	150	3660	1.31	85
Polyphenylene sulphide (PPS)	63	2	3200	1.30	27
Polyether sulphone (PES)	81	80	2330	1.37	83
Polyamide-imide (PAI)	180	15	4860	1.39	214



**ตาราง ก. 1 แสดงข้อมูลร้อยละของปริมาณก้าชมีเทนต่อปริมาณก้าชีวนวลดจากการหมักเปลือก
กล้วยแห้ง**

วันที่ (ของการหมัก)	ปริมาณก้าชีวนวลด (kg)	ปริมาณก้าชมีเทน (kg)	(%) ก้าชมีเทนต่อ ก้าช ชีวนวลด
1	0.11094	0	0
2	0.1572	0	0
3	0.1572	0	0
4	0.1572	0	0
5	0.1572	0	0
6	0.1441	0	0
7	0.131	0	0
8	0.13886	0	0
9	0.13886	0	0
10	0.12576	0	0
11	0.1048	0	0
12	0.07504	0.0075	9.99467
13	0.06332	0.0095	15.00316
14	0.05445	0.01089	20
15	0.0557	0.00947	17.0018
16	0.05227	0.01045	19.99235
17	0.04818	0.01204	24.98962
18	0.04049	0.01417	34.9963
19	0.03689	0.01476	40.01084
20	0.03346	0.01506	45.00897
21	0.02685	0.01342	49.98138
22	0.02517	0.01258	49.98014
23	0.02301	0.01197	52.02086
24	0.02008	0.01165	58.01793
25	0.01921	0.01191	61.99896

ตาราง ก. 2 แสดงข้อมูลร้อยละของปริมาณก้าชมีเทนต่อปริมาณก้าชชีวนวลดจากการหมักเปลือกกล้วยสด

วันที่ (ของการหมัก)	ปริมาณก้าชชีวนวลด (kg)	ปริมาณก้าชมีเทน (kg)	(%) ก้าชมีเทนต่อ ก้าช ชีวนวลด
1	1.70487	0	0
2	1.44097	0	0
3	1.23137	0	0
4	1.04798	0	0
5	0.96938	0	0
6	0.83814	0	0
7	0.62879	0	0
8	0.55019	0	0
9	0.47302	0.0473	9.999577
10	0.39571	0.07914	19.99949
11	0.3384	0.0846	25
12	0.26573	0.12117	45.59892
13	0.20718	0.10007	48.30099
14	0.16315	0.0881	53.99939
15	0.16315	0.0881	53.99939
16	0.13052	0.07048	53.99939
17	0.11537	0.06115	53.00338
18	0.11654	0.0606	51.99931
19	0.13586	0.06793	50
20	0.14919	0.05968	40.00268
21	0.1532	0.05668	36.99739
22	0.16253	0.04876	30.00062
23	0.14805	0.03701	24.99831
24	0.1319	0.02638	20
25	0.1349	0.02293	16.99778

ตาราง ก. 3 แสดงข้อมูลการหมักเปลี่ยนถ่ายตัวบทาแห้งน้ำหนัก 1 กิโลกรัม

Date	Ratio (น้ำ:มูลวัว)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
1	50/50	2	10.5	8	2	79.5	19.92	0.0023722	0.001886
	60/40	40	100	8	2	0	46.58	0.1109425	0
	40/60	60	92	6	2	0	42.5	0.1518374	0
	30/70	20	95	8	2	0	44.38	0.0528513	0
2	50/50	3	24.7	8	2	65.3	23.896	0.0042685	0.002787
	60/40	60	100	0	0	0	44	0.1571963	0
	40/60	60	100		0	0	44	0.1571963	0
	30/70	22	90	3	2	5	41.58	0.0544685	0.002723
3	50/50	3	15.4	8	2	74.6	21.292	0.0038034	0.002837
	60/40	60	100			0	44	0.1571963	0
	40/60	60	100			0	44	0.1571963	0
	30/70	16	80	8	2	10	39.38	0.0375175	0.003752
4	50/50	3	15	8	2	75	21.18	0.0037834	0.002838
	60/40	60	100			0	44	0.1571963	0
	40/60	35	100			0	44	0.0916978	0
	30/70	8	35	8	2	55	26.78	0.0127567	0.007016
5	50/50	3	15	8	2	75	21.18	0.0037834	0.002838
	60/40	60	100			0	44	0.1571963	0
	40/60	35	100			0	44	0.0916978	0
	30/70	5	35	8	2	55	26.78	0.0079729	0.004385
6	50/50	2	9	8	2	81	19.5	0.0023222	0.001881
	60/40	55	100			0	44	0.1440966	0
	40/60	33	100			0	44	0.0864580	0
	30/70	5	58	8	2	32	33.22	0.0098902	0.003165

Date	Ratio (น้ำ:มุกสว) *	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW _g (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
7	50/50	2	9	8	2	81	19.5	0.0023222	0.001881
	60/40	50	100			0	44	0.1309969	0
	40/60	34	100			0	44	0.0890779	0
	30/70	5	57	8	2	33	32.94	0.009806	0.003236
8	50/50	2	9	8	2	81	19.5	0.0023222	0.001881
	60/40	53	100			0	44	0.1388568	0
	40/60	34	100			0	44	0.0890779	0
	30/70	5	30.6	8	2	59.4	25.548	0.0076061	0.004518
9	50/50	2	9	8	2	81	19.5	0.0023222	0.001881
	60/40	53	100			0	44	0.1388568	0
	40/60	32	100			0	44	0.0838380	0
	30/70	3	32	8	2	58	25.94	0.0046337	0.002688
10	50/50	2	6	8	2	84	18.66	0.0022221	0.001867
	60/40	48	100			0	44	0.1257571	0
	40/60	30	100			0	44	0.0785981	0
	30/70	3	20	8	2	70	22.58	0.0040335	0.002823
11	50/50	1	5	8	2	85	18.38	0.0010940	0.00093
	60/40	40	100			0	44	0.1047975	0
	40/60	26	100			0	44	0.0681184	0
	30/70	2	18.4	8	2	71.6	22.132	0.0026356	0.001887
12	50/50	1	2.8	8	2	87.2	17.764	0.0010577	0.000922
	60/40	32	80	8	2	10	39.38	0.0750350	0.007504
	40/60	22	85.2	8	2	4.8	40.836	0.0534939	0.002568
	30/70	1	13.5	8	2	76.5	20.76	0.0012361	0.000946

Date	Ratio (ນ້ຳ:ນຸລວັງ)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW _g (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
13	50/50	1	4	8	2	86	18.1	0.001077748	0.000927
	60/40	28	75	8	2	15	37.98	0.063321559	0.009498
	40/60	18	75	8	2	15	37.98	0.040706717	0.006106
	30/70	0.7	7.7	8	2	82.3	19.136	0.000797605	0.000656
14	50/50	1	3	8	2	87	17.82	0.001061076	0.000923
	60/40	25	70	8	2	20	36.58	0.054453064	0.010891
	40/60	17	65	8	2	25	35.18	0.035610934	0.008903
	30/70	0.6	7	8	2	83	18.94	0.000676659	0.000562
15	50/50	1	3	8	2	87	17.82	0.001061076	0.000923
	60/40	25	73	8	2	17	37.42	0.05570349	0.00947
	40/60	17	64	8	2	26	34.9	0.035327504	0.009185
	30/70	0.6	7	8	2	83	18.94	0.000676659	0.000562
16	50/50	1	3	8	2	87	17.82	0.001061076	0.000923
	60/40	24	70	8	2	20	36.58	0.052274941	0.010455
	40/60	16	60	8	2	30	33.78	0.032182386	0.009655
	30/70	0.5	6	8	2	84	18.66	0.000555546	0.000467
17	50/50	1	3	8	2	87	17.82	0.001061076	0.000923
	60/40	23	65	8	2	25	35.18	0.048179499	0.012045
	40/60	16	59	8	2	31	33.5	0.031915628	0.009894
	30/70	0.4	6	8	2	84	18.66	0.000444437	0.000373
18	50/50	1	2	8	2	88	17.54	0.001044403	0.000919
	60/40	21	55	8	2	35	32.38	0.040488785	0.014171
	40/60	15	56	8	2	34	32.66	0.029170646	0.009918
	30/70	0.4	5	8	2	85	18.38	0.000437768	0.000372

Date	Ratio (น้ำ:มีก๊าซ)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW _g (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
19	50/50	1	2	8	2	88	17.54	0.001044403	0.000919
	60/40	20	50	8	2	40	30.98	0.036893514	0.014757
	40/60	14	54	8	2	36	32.1	0.026759111	0.009633
	30/70	0.3	5	8	2	85	18.38	0.000328326	0.000279
20	50/50	1	2	8	2	88	17.54	0.001044403	0.000919
	60/40	19	45	8	2	45	29.58	0.033464965	0.015059
	40/60	14	50	8	2	40	30.98	0.02582546	0.01033
	30/70	0.3	4	8	2	86	18.1	0.000323324	0.000278
21	50/50	0.8	2	8	2	88	17.54	0.000835523	0.000735
	60/40	16	40	8	2	50	28.18	0.026847236	0.013424
	40/60	13	45	8	2	45	29.58	0.022897082	0.010304
	30/70	0.4	4	8	2	86	18.1	0.000431099	0.000371
22	50/50	0.7	2	8	2	88	17.54	0.000731082	0.000643
	60/40	15	40	8	2	50	28.18	0.025169284	0.012585
	40/60	11	43	8	2	47	29.02	0.019007662	0.008934
	30/70	0.3	4	8	2	86	18.1	0.000323324	0.000278
23	50/50	0.6	2	8	2	88	17.54	0.000626642	0.000551
	60/40	14	38	8	2	52	27.62	0.023024506	0.011973
	40/60	8	39	8	2	51	27.9	0.013290239	0.006778
	30/70	0.3	4	8	2	86	18.1	0.000323324	0.000278
24	50/50	0.5	2	8	2	88	17.54	0.000522202	0.00046
	60/40	13	32	8	2	58	25.94	0.020079456	0.011646
	40/60	6	36	8	2	54	27.06	0.009667577	0.00522
	30/70	0.3	4	8	2	86	18.1	0.000323324	0.000278

Date	Ratio (น้ำ:มุสิก)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW _g (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
25	50/50	0.4	3	8	2	87	17.82	0.00042443	0.000369
	60/40	13	28	8	2	62	24.82	0.019212494	0.011912
	40/60	4	34	8	2	56	26.5	0.006311673	0.003535
	30/70	0.3	3	8	2	87	17.82	0.000318323	0.000277



ตาราง ก. 4 แสดงข้อมูลการหมักเปลี่ยนกลับส่วนหนัก 1 กิโลกรัม

Date	Ratio (น้ำ:มูลวัว)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
1	50/50	15	80	8	2	10	39.72	0.354763646	0.035476
	60/40	60	100	8	2	5	47.72	1.704866181	0
	40/60	26	100	0	0	0	44	0.681184308	0
	30/70	28	100	0	0	0	44	0.733583101	0
2	50/50	10	80	8	2	10	39.72	0.236509097	0.023651
	60/40	55	100	0	0	0	44	1.440966805	0
	40/60	29	100	0	0	0	44	0.759782497	0
	30/70	19	97.5	8	2	0	45.82	0.518378877	0
3	50/50	5	70	8	2	20	36.92	0.109918377	0.021984
	60/40	47	100	0	0	0	44	1.231371634	0
	40/60	35	100	0	0	0	44	0.916978876	0
	30/70	20	100	0	0	0	44	0.523987929	0
4	50/50	3	60.5	8	2	29.5	34.26	0.061199408	0.018054
	60/40	40	100	0	0	0	44	1.047975858	0
	40/60	33	100	0	0	0	44	0.864580083	0
	30/70	15	100	0	0	0	44	0.392990947	0
5	50/50	3	60.3	8	2	29.7	34.204	0.061099374	0.018147
	60/40	37	100			0	44	0.969377669	0
	40/60	30	100			0	44	0.785981894	0
	30/70	10	100	8	2	0	46.92	0.279380837	0
6	50/50	3	55	8	2	51.8	35.408	0.063250107	0.032764
	60/40	30	100	8	2	0	46.92	0.83814251	0
	40/60	20	100	8	2	0	46.92	0.558761674	0
	30/70	4	16	8	2	74	21.8	0.05192244	0.038423

Date	Ratio (น้ำ:น้ำมัน)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
7	50/50	4	39	8	2	51	28.24	0.067260996	0.034303
	60/40	24	100			0	44	0.628785515	0
	40/60	20	100			0	44	0.523987929	0
	30/70	3	15	8	2	75	21.52	0.03844166	0.028831
8	50/50	3	29	8	2	61	25.44	0.045444044	0.027721
	60/40	21	100			0	44	0.550187326	0
	40/60	20	100			0	44	0.523987929	0
	30/70	3	15	8	2	75	21.52	0.03844166	0.028831
9	50/50	4	22	8	2	68	23.48	0.055923803	0.038028
	60/40	20	80	8	2	10	39.72	0.473018194	0.047302
	40/60	20	85	8	2	5	41.12	0.489690537	0.024485
	30/70	3	13	8	2	77	20.96	0.037441319	0.02883
10	50/50	4	18	8	2	75	22.84	0.054399474	0.0408
	60/40	18	70	8	2	20	36.92	0.395706157	0.079141
	40/60	16	80	8	2	10	39.72	0.378414555	0.037841
	30/70	3	13	8	2	77	20.96	0.037441319	0.02883
11	50/50	3	14	8	2	76	21.24	0.03794149	0.028836
	60/40	16	65	8	2	25	35.52	0.338400932	0.0846
	40/60	14	77	8	2	13	38.88	0.324110352	0.042134
	30/70	3	12	8	2	78	20.68	0.036941149	0.028814
12	50/50	3	12	8	2	80.5	21.08	0.037655678	0.030313
	60/40	15	44.4	8	2	45.6	29.752	0.265733333	0.121174
	40/60	12	50	8	2	40	31.32	0.223790481	0.089516
	30/70	3	9.5	8	2	80.5	19.98	0.035690723	0.028731

Date	Ratio (น้ำ:มูลรั่ว)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
13	50/50	3	12	8	2	81.2	21.192	0.037855746	0.030739
	60/40	12	41.7	8	2	48.3	28.996	0.207184827	0.10007
	40/60	8	25.1	8	2	64.9	24.348	0.115982346	0.075273
	30/70	3	8	8	2	82	19.56	0.034940468	0.028651
14	50/50	3	10	8	2	82	20.44	0.036512432	0.02994
	60/40	10	36	8	2	54	27.4	0.163150787	0.088101
	40/60	5	19	8	2	71	22.64	0.067403902	0.047857
	30/70	3	8	8	2	87.5	20.44	0.036512432	0.031948
15	50/50	3	12	8	2	78	20.68	0.036941149	0.028814
	60/40	10	36	8	2	54	27.4	0.163150787	0.088101
	40/60	6	20	8	2	70	22.92	0.081885023	0.05732
	30/70	2.5	9	8	2	81	19.84	0.029533865	0.023922
16	50/50	2	14	8	2	76	21.24	0.025294326	0.019224
	60/40	8	36	8	2	54	27.4	0.13052063	0.070481
	40/60	5	25	8	2	65	24.32	0.072405605	0.047064
	30/70	2	8	8	2	82	19.56	0.023293645	0.019101
17	50/50	2	15	8	2	75	21.52	0.025627773	0.019221
	60/40	7	37	8	2	53	27.68	0.115372615	0.061147
	40/60	5	25	8	2	65	24.32	0.072405605	0.047064
	30/70	2	7	8	2	83	19.28	0.022960198	0.019057
18	50/50	2	14	8	2	76	21.24	0.025294326	0.019224
	60/40	7	38	8	2	52	27.96	0.116539679	0.060601
	40/60	5	30	8	2	60	25.72	0.076573691	0.045944
	30/70	2	7.5	8	2	82.5	19.42	0.023126922	0.01908

Date	Ratio (น้ำ:มูลวัว)	P (kpa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
19	50/50	2	16	8	2	74	21.8	0.02596122	0.019211
	60/40	8	40	8	2	50	28.52	0.135855779	0.067928
	40/60	6	34	8	2	56	26.84	0.095889791	0.053698
	30/70	2	7	8	2	83	19.28	0.022960198	0.019057
20	50/50	2	17	8	2	73	22.08	0.026294667	0.019195
	60/40	8	50	8	2	40	31.32	0.149193654	0.059677
	40/60	5	40	8	2	50	28.52	0.084909862	0.042455
	30/70	2	6.5	8	2	83.5	19.14	0.022793475	0.019033
21	50/50	2	16	8	2	74	21.8	0.02596122	0.019211
	60/40	8	53	8	2	37	32.16	0.153195016	0.056682
	40/60	4	42	8	2	48	29.08	0.069261677	0.033246
	30/70	2	5.3	8	2	84.7	18.804	0.022393339	0.018967
22	50/50	1	17	8	2	73	22.08	0.013147333	0.009598
	60/40	8	60	8	2	30	34.12	0.162531529	0.048759
	40/60	4	44	8	2	46	29.64	0.070595465	0.032474
	30/70	1	5.3	8	2	84.7	18.804	0.011196669	0.009484
23	50/50	1	18	8	2	72	22.36	0.013314057	0.009586
	60/40	7	65	8	2	25	35.52	0.148050408	0.037013
	40/60	5	50	8	2	40	31.32	0.093246034	0.037298
	30/70	1	4.3	8	2	85.7	18.524	0.011029946	0.009453
24	50/50	1	18	8	2	72	22.36	0.013314057	0.009586
	60/40	6	70	8	2	20	36.92	0.131902052	0.02638
	40/60	4	53	8	2	37	32.16	0.076597508	0.028341
	30/70	1	4	8	2	86	18.44	0.010979929	0.009443

Date	Ratio (น้ำ:มุกัว)	P (kPa)	CO (%)	N2 (%)	H2S (%)	CH4 (%)	MW (kg/kmol)	M gas total (g)	M (CH4)
25	50/50	1	19	8	2	71	22.64	0.01348078	0.009571
	60/40	6	73	8	2	17	37.76	0.134903074	0.022934
	40/60	5	70	8	2	20	36.92	0.109918377	0.021984
	30/70	1	4	8	2	86	18.44	0.010979929	0.009443



ตาราง ก. 5 แสดงข้อมูลของการหมักหัวเชื้อ (Inoculum)

Date	ค่าความดันที่วัดได้ในแต่ละอัตราส่วน (kPa)						
	50/50	60/40	70/30	80/20	40/60	30/70	20/80
1	0	0	0	0	0	0	0
2	0	0	1	0	5	3	0
3	3	3	1	0	5	5	3
4	3	3	3	1	6	6	3
5	2	2	3	2	6	6	2
6	2	2	2	3	5	5	2
7	2	3	2	3	5	5	2
8	3	3	2	2	5	5	2
9	3	4	1	2	5	6	2
10	4	5	1	1	6	6	3
11	5	5	1	1	7	6	4
12	5	6	0.5	1	8	7	4
13	5	7	0	0.5	7	7	3
14	5	7	0	0.5	8	8	2