

อภินันทนาการ



สำนักหอสมุด

ผลของอุณหภูมิที่ใช้ในการเผาสัดดูดซึบจากใบหญ้าแฝก
ต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำสีเมทิลีนบลู

EFFECT OF CALCINATION TEMPERATURE OF ADOORBENT FROM VETIVER
GRASS LEAF ON METHYLENE BLUE REMOVAL

17196738

| | | |
|----------------|---------------|---------------|
| นายเกรียงไกร | ไฟรเจริญวรกุล | รหัส 54361671 |
| นายอานันท์ | เดวี | รหัส 54361831 |
| นางสาวรัตนารณ์ | ปั้นลี | รหัส 54365426 |

| |
|-------------------------------|
| สำนักหอสมุด มหาวิทยาลัยนเรศวร |
| วันลงทะเบียน..... |
| เลขทะเบียน..... |
| เชิญรับเอกสารทั้งสิ้น..... |

ผู้
ก.๑๖๗๗
ผ.๕๕๗

ปริญญาอินพนน์เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต
สาขาวิชาชีวกรรมสิ่งแวดล้อม ภาควิชาชีวกรรมโยธา
คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร
ปีการศึกษา 2557



ใบรับรองปริญญาบัตร

ชื่อหัวข้อโครงการ ผลของอุณหภูมิที่ใช้ในการเผาสัดดูดซึ่งจากใบหญ้าแห้ง

ต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียที่ลีนบลู

ผู้ดำเนินโครงการ นายเกรียงไกร ไพรเจริญรุกล รหัส 54361671

นายอานันท์ เดวี รหัส 54361831

นางสาวรัตนารณ์ ปั้นสี รหัส 54365426

ที่ปรึกษาโครงการ ดร. วิลาวัลย์ คณิตชัยเดชา

สาขาวิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

ภาควิชา วิศวกรรมโยธา

ปีการศึกษา 2557

คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเรศวร อนุมัติให้ปริญญาบัตรฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษาตามหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

.....วิลาวัลย์.....ที่ปรึกษาโครงการ

(ดร. วิลาวัลย์ คณิตชัยเดชา)

.....พศ.ดร. ปารวีร์ พงษ์สันติ.....กรรมการ

(ผศ.ดร. ปารวีร์ พงษ์สันติ)

.....อาทิตย์ ใจฟ้า.....กรรมการ

(อาจารย์ จำพล เตชะวนิชย์)

| | | | |
|-------------------|---|---------------|---------------|
| ชื่อหัวข้อโครงการ | ผลของอุณหภูมิที่ใช้ในการเผาสลดดูดซับจากใบหญ้าแฟกต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียเมทิลีนบลู | | |
| ผู้ดำเนินโครงการ | นายเกรียงไกร | ไพรเจริญวรกุล | รหัส 54361671 |
| | นายอานันท์ | เดวี | รหัส 54361831 |
| | นางสาวรัตนารณ์ | ปั้นลี | รหัส 54365426 |
| ที่ปรึกษาโครงการ | ดร. วิลาวัลย์ คณิตชัยเดชา | | |
| สาขาวิชา | วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม | | |
| ภาควิชา | วิศวกรรมโยธา | | |
| ปีการศึกษา | 2557 | | |

บทคัดย่อ

หญ้าแฟก เป็นพืชที่มีระบบ rakelik และแผ่กระจายลงไปในดินตรงๆ เป็นแพลงเมเนื่องกាแหง จึงนิยมใช้ในการพัฒนาปรับปรุงบำรุงดิน และป้องกันการพังทลายของดิน ในหลายพื้นที่ของประเทศไทยนิยมปลูกหญ้าแฟก เพื่อวัตถุประสงค์ดังกล่าว อย่างไรก็ตาม ในหญ้าแฟกยังไม่ถูกนำมาใช้ประโยชน์มากนัก และจัดเป็นเศวสสุดเหลือทิ้งทางเกษตร โครงการนี้จึงเป็นการทดลองนำใบหญ้าแฟกมาใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตวัสดุดูดซับ เพื่อใช้ทดแทนถ่านกัมมันต์ในระบบบำบัดน้ำเสีย หรือน้ำดื่ม โดยมุ่งเน้นกระบวนการผลิตที่ไม่ยุ่งยาก สามารถทำได้เองโดยเกษตรกร ทางคณะผู้วิจัยได้นำใบหญ้าแฟกมาเผาที่อุณหภูมิต่างๆ ได้แก่ 200, 400, 600, 800 และ 1000 องศาเซลเซียส เพื่อให้ได้วัสดุดูดซับที่มีความพรุนสูง จากนั้นนำวัสดุดูดซับดังกล่าวมาทดสอบประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียสังเคราะห์จากการศึกษาพบว่า วัสดุดูดซับที่เผาที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส ให้ประสิทธิภาพการดูดซับสูงสุดประมาณ 91% โดยจลนศาสตร์ของการดูดซับเป็นแบบปฏิกิริยาอันดับ 2 (Second-order kinetic) และไอโซเทอมการดูดซับเป็นแบบแลงเมียร์ (Langmuir isotherm)

| | | | |
|------------------------|--|--------------|--|
| Project title | EFFECT OF CALCINATION TEMPERATURE OF ADSORBENT FROM VETIVER GRASS LEAF ON METHYLENE BLUE REMOVAL | | |
| Name | Mr. Kriangkrai Pricharoenworakul | ID. 54361671 | |
| | Mr. Anon Dewi | ID. 54361831 | |
| | Ms. Ruttanaporn Punlee | ID. 54365426 | |
| Project advisor | Dr. Wilawan Kanitchaidecha | | |
| Major | Environmental Engineering | | |
| Department | Civil Engineering | | |
| Academic year | 2014 | | |

Abstract

Vetiver grass is a tropical plant which has a deep thick root system, spreading vertically. The root densely binds together like an underground wall enabling it to store water and moisture. The vetiver grass is considered as an effective measure for soil and water conservation. However, the use of vetiver leaf is limited and it becomes an agricultural waste. In this senior project, the vetiver leaf was used as raw material to synthesis an adsorbent for wastewater treatment and water purification. The leaf was calcined at various temperatures of 200, 400, 600, 800 and 1000 °C to synthesize the high porous adsorbent. Then the adsorbent was used to treat synthesized dye wastewater. The results reveal that the highest removal efficiency of ~91% was found at the 200 °C-adsorbent. It's kinetic and isotherm of the adsorption were second-order and Langmuir isotherm.

กิตติกรรมประกาศ

โครงการวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมฉบับนี้สำเร็จเรียบร้อยด้วยดีได้โดยได้รับความอนุเคราะห์ และสนับสนุนจาก ดร. วิภาวดย์ คณิชชัยเดชา อาจารย์ที่ปรึกษาปริญญาในพนธ. ซึ่งได้เสียเวลาในการให้คำปรึกษาและคำแนะนำ รวมทั้งแนวทางแก้ไขปัญหาในระหว่างการดำเนินการศึกษาโครงการนี้

คณะผู้ดำเนินโครงการขอขอบพระคุณคุณเฉลา บดีรัฐ และเครือข่ายที่มาร่วมงาน ที่ให้ความช่วยเหลือในการจัดทำหลักสูตรแก่การใช้ใน การศึกษา

นอกจากนี้ คณะผู้ดำเนินโครงการขอขอบพระคุณ พศ.ดร. ปารีษย์ ทองสนิท อาจารย์นำพา เตชะวนิชย์ และอาจารย์ทุกท่านที่ได้ให้ความรู้และข้อเสนอแนะต่างๆ รวมทั้งเจ้าหน้าที่ฝ่ายธุรการทุกท่านสำหรับการประสานงานที่ดีตลอดระยะเวลาในการทำปริญญาในพนธ.

คณะผู้ดำเนินงานหวังว่า ข้อมูลในโครงการฉบับนี้คงเป็นประโยชน์แก่ผู้ที่สนใจในด้านเทคโนโลยีการบำบัดน้ำ หรือหน่วยงานที่เกี่ยวข้องไม่น่าก็น้อยคลิกที่นี่เพื่อพิมพ์กิตติกรรมประกาศ

คณะผู้ดำเนินโครงการวิศวกรรม

| | |
|--------------|---------------|
| นายเกรียงไกร | ไพรเจริญวรกุล |
|--------------|---------------|

| | |
|------------|------|
| นายอานันท์ | เดวี |
|------------|------|

| | |
|----------------|-------|
| นางสาวรัตนารณ์ | ปันสี |
|----------------|-------|

12 พฤษภาคม 2558

สารบัญ

| | หน้า |
|--|--------|
| ใบรับรองปริญญาบัตรนิพนธ์..... | ก |
| บทคัดย่อภาษาไทย..... | ข |
| บทคัดย่อภาษาอังกฤษ..... | ค |
| กิตติกรรมประกาศ..... | ง |
| สารบัญ..... | จ |
| สารบัญตาราง..... | ช |
| สารบัญรูป..... | ช |
| บทที่ 1 บทนำ..... | 1 |
| 1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของโครงการ..... | 1 |
| 1.2 วัตถุประสงค์ของโครงการ..... | 2 |
| 1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ..... | 2 |
| 1.4 ขอบเขตการทำงาน..... | 2 |
| 1.5 ขั้นตอนการดำเนินงาน..... | 2 |
| 1.6 แผนการดำเนินงาน..... | 3 |
| 1.7 รายละเอียดงบประมาณตลอดโครงการ..... | 3 |
| บทที่ 2 หลักการและทฤษฎี..... | 4 |
| 2.1 หญ้าแฟก..... | 4 |
| 2.2 การใช้ประโยชน์จากหญ้าแฟกด้านอนุรักษ์ดินและน้ำ..... | 11 |
| 2.3 การใช้ประโยชน์จากหญ้าแฟกด้านสิ่งแวดล้อม..... | 12 |
| 2.4 การดูดซึบ..... | 13 |
| 2.5 ไอโซเทอม..... | 17 |
| 2.6 ศาสตร์การดูดซึบ..... | 23 |
| บทที่ 3 วิธีดำเนินโครงการ..... | 25 |
| 3.1 อุปกรณ์และเครื่องมือ..... | 25 |
| 3.2 การสังเคราะห์น้ำสีเมืองลีนบลู..... | 25 |
| 3.3 การสังเคราะห์วัสดุพูนจากหญ้าแฟก..... | 26 |

สารบัญ (ต่อ)

| | หน้า |
|--|--------|
| 3.4 การศึกษาประสิทธิภาพของการดูดซับ..... | 26 |
| 3.5 การวิเคราะห์และคำนวณ..... | 27 |
| บทที่ 4 ผลการทดลองและวิเคราะห์..... | 29 |
| 4.1 ผลของอุณหภูมิต่อสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ..... | 29 |
| 4.2 ผลของอุณหภูมิต่อประสิทธิภาพในการดูดซับ..... | 32 |
| 4.3 จล耷าสตร์ของดูดซับ..... | 35 |
| 4.4 ไอโซเทอมการดูดซับ..... | 37 |
| บทที่ 5 บทสรุปและข้อเสนอแนะ..... | 39 |
| 5.1 สรุปผลการทดลอง..... | 39 |
| 5.2 ปัญหาและข้อเสนอแนะ..... | 39 |
| เอกสารอ้างอิง..... | 40 |
| ภาคผนวก..... | 42 |
| ประวัติผู้ดำเนินโครงการ..... | 44 |

สารบัญตาราง

| ตารางที่ | หน้า |
|---------------------------------------|------|
| 4.1 แสดงองค์ประกอบของใบหญ้าแฟกแท้ | 30 |
| 4.2 แสดงค่าคงที่จลนศาสตร์ของการดูดซับ | 37 |
| 4.3 แสดงค่าคงที่อิโซเทอมการดูดซับ | 38 |

สารบัญรูป

| รูปที่ | หน้า |
|---|------|
| 2.1 หญาแฟก..... | 5 |
| 2.2 การเตรียมกล้าหญาแฟกในถุง..... | 7 |
| 2.3 การเตรียมกล้าหญาแฟกแบบ rakapleioy..... | 7 |
| 2.4 การปลูกหญาแฟกในพื้นที่ลาดชัน..... | 8 |
| 2.5 การปลูกเพื่อควบคุมร่องน้ำและกระจายน้ำ..... | 9 |
| 2.6 การปลูกเพื่อรักษาความชุ่มชื้นในสวนผลไม้..... | 9 |
| 2.7 การปลูกหญาแฟกในพื้นที่ดอน ที่ปลูกพื้นไร่..... | 10 |
| 2.8 การปลูกหญาแฟกในพื้นที่ราบหรือพื้นที่ลุ่ม..... | 10 |
| 2.9 การปลูกรอบขอบสระเพื่อกรองตะกอนดิน..... | 11 |
| 2.10 การปลูกหญาแฟกเพื่อนุรักษ์ดินและน้ำ..... | 12 |
| 2.11 การปลูกหญาแฟกเพื่อประโยชน์ด้านสิ่งแวดล้อม..... | 12 |
| 2.12 ไอโซเทอมของการดูดซับแบบต่างๆ ของ Brunauer-Emmett-Teller ในระบบก้าช..... | 19 |
| 4.1 วัสดุดูดซับที่เพาท์อุณหภูมิต่างๆ | 30 |
| 4.2 แสดงสัดส่วนของแข็งระเหยได้และขีดจำกัดของวัสดุดูดซับ เมื่อสังเคราะห์ที่อุณหภูมิต่างๆ | 31 |
| 4.3 แสดงเปอร์เซ็นต์ของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้และน้ำหนักที่หายไป เมื่อสังเคราะห์ที่อุณหภูมิต่างๆ | 31 |
| 4.4 แสดงการดูดกลืนแสงของน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูก่อนและหลังการดูดซับที่ความเข้มข้น 3 มิลลิกรัม/ลิตร..... | 32 |
| 4.5 แสดงประสิทธิภาพในการดูดซับ..... | 33 |
| 4.6 แสดงน้ำสีเมทิลีนบลูก่อนและหลังบำบัด..... | 33 |
| 4.7 แสดงประสิทธิภาพในการดูดซับของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส..... | 34 |
| 4.8 แสดงการเปลี่ยนแปลงความเข้มข้นของน้ำสีเมทิลีนบลูระหว่างการดูดซับ..... | 35 |
| 4.9 แสดงจลดาสตร์ของการดูดซับลำดับที่ 1 (First-order)..... | 36 |
| 4.10 แสดงจลดาสตร์ของการดูดซับลำดับที่ 2 (Second-order)..... | 36 |
| 4.11 แสดงไอโซเทอมการดูดซับแบบแลงเมียร์ (Langmuir isotherm)..... | 37 |
| 4.12 แสดงไอโซเทอมการดูดซับแบบฟรุนเดิช (Freundlich isotherm)..... | 38 |

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของโครงการ

ในปัจจุบัน ปัญหามลพิษทางน้ำกำลังเป็นปัญหาที่สำคัญของประเทศไทย ทั้งนี้เนื่องจากโรงงานอุตสาหกรรมที่เกิดขึ้นจำนวนมากปล่อยน้ำเสียลงสู่แหล่งน้ำ โดยปราศจากการบำบัดที่เหมาะสมและมีประสิทธิภาพเพียงพอ หนึ่งในอุตสาหกรรมที่ก่อให้เกิดปัญหามลพิษทางน้ำที่สำคัญ คือ อุตสาหกรรมฟอกย้อมและสีงหอ โดยอุตสาหกรรมเหล่านี้จะใช้น้ำเสียในกระบวนการผลิตเป็นจำนวนมาก ในขณะเดียวกันก็มีการเกิดน้ำเสียจำนวนมาก เช่น เดียว กัน ลักษณะน้ำเสียของอุตสาหกรรมประเภทนี้ คือ มีอุณหภูมิค่อนข้างสูง มีสภาพเป็นด่าง มีกลิ่นแรง และมีสีที่น่ารังเกียจ (รัตนวดี พรมเสนา 2557)

การบำบัดน้ำเสียจากอุตสาหกรรมฟอกย้อมและสีงหอสามารถทำได้หลายวิธี เช่น การตกตะกอนทางเคมี (Chemical coagulation) การบวนการการบำบัดทางชีวภาพ (Biological treatment) การออกซิไดซ์ด้วยโอโซน (Ozone treatment) เทคโนโลยีเยื่อแผ่น (Membrane Technology) และการดูดซับ (Adsorption) ข้อดีของการดูดซับเมื่อเปรียบเทียบกับวิธีอื่นๆ ได้แก่ 1) ไม่ต้องเติมสารเคมีลงในน้ำเสีย 2) ใช้เวลาในการบำบัดไม่นาน 3) ใช้เงินลงทุนน้อย 4) ใช้สถานที่ไม่มาก และ 5) สามารถดำเนินการได้ที่อุณหภูมิห้องและความดันบรรยายกาศ (วารสารวิชาการพระจอมเกล้าฯ พระนคร 2551) โดยวัสดุดูดซับที่รู้จักกันดี คือ ถ่านกัมมันต์ (Activated carbon) นอกจากนี้ยังมีวัสดุดูดซับอื่นๆ ที่นิยมใช้ในการกำจัดมลพิษต่างๆ ออกจากน้ำเสีย เช่น ซีโอลายท์ (Zeolite) และ ซิลิกาเจล (Silica gel) (เดชา ฉัตรศิริเวช 2552)

การนำเศษวัสดุเหลือทิ้งจากการเกษตร เช่น พังข้าว ถ่านไม้ ชานอ้อย และเปลือกของเมล็ดพืชต่างๆ (เกรียงศักดิ์ อุดมสินโรจน์ 2557) มาสังเคราะห์เป็นวัสดุดูดซับนิยมทำกันมากขึ้น เพื่อเป็นการลดปริมาณและเพิ่มมูลค่าของขยะที่ต้องกำจัด โดยการสังเคราะห์วัสดุดูดซับทำได้ทั้งวิธีทางกายภาพ และทางเคมี วิธีทางกายภาพเป็นการให้ความร้อนแก้วัตถุดิบในท่ออบอากาศและอุณหภูมิสูง วัสดุดูดซับที่ได้จะเป็นของแข็งสีดำ และมีรูพรุน สำหรับวิธีทางเคมีเป็นการผสมวัตถุดิบกับสารเคมี ซึ่งทำหน้าเป็นสารกระตุ้น และให้ความร้อนในช่วงอุณหภูมิ 400 - 600 องศาเซลเซียส กลไกการเกิดรูพรุนโดยวิธีทางเคมียังไม่ทราบแน่ชัด แต่จะแตกต่างกันไปขึ้นอยู่กับสารเคมีที่ใช้ เช่น โลหะอัลคาไลน์ สารประกอบคาร์บอนेट สารประเทกอร์ดและเบส อย่างไรก็ตาม ในโครงการนี้ คณะผู้จัดทำมุ่งเน้นการสังเคราะห์วัสดุดูดซับจากเศษวัสดุเหลือทิ้งทางการเกษตรอื่นๆ ที่พบในท้องถิ่น เช่น หญ้าแฝก ภายใต้อุณหภูมิต่างๆ และศึกษาผลไก่การบำบัดน้ำเสียสังเคราะห์เมทิลีนบูลของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้

1.2 วัตถุประสงค์ของโครงการ

- 1.2.1 ศึกษาความเป็นไปได้ในการสังเคราะห์วัสดุดูดซับจากใบหญ้าแฟกตัววิธีทางกายภาพ
- 1.2.2 ศึกษาผลของอุณหภูมิต่อลักษณะทางกายภาพของวัสดุดูดซับ
- 1.2.3 ศึกษาผลของอุณหภูมิต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูของวัสดุดูดซับ
- 1.2.4 ศึกษาไฮโซเทอมการดูดซับ (Adsorption isotherm) และจลศาสตร์ของการดูดซับ (Kinetic adsorption) ของวัสดุดูดซับ

1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

- 1.3.1 ทราบความเป็นไปได้ในการสังเคราะห์วัสดุดูดซับจากใบหญ้าแฟกตัววิธีทางกายภาพ
- 1.3.2 ทราบผลของอุณหภูมิต่อลักษณะทางกายภาพของวัสดุดูดซับ
- 1.3.3 ทราบผลของอุณหภูมิต่อประสิทธิภาพการบำบัดน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูของวัสดุดูดซับ
- 1.3.4 เข้าใจไฮโซเทอมการดูดซับและจลศาสตร์ของการดูดซับ

1.4 ขอบเขตการทำโครงการ

- 1.4.1 การสังเคราะห์วัสดุดูดซับ จะใช้ใบหญ้าแฟกที่ปลูกจากแหล่งเดียวกันมาเป็นวัตถุต้นฉบับในการสังเคราะห์ โดยจะนำไปเผาที่อุณหภูมิต่างๆ จากนั้นทำการวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์
- 1.4.2 การศึกษาประสิทธิภาพการดูดซับ จะนำวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ที่อุณหภูมิต่างๆ มาทดสอบประสิทธิภาพการดูดซับ โดยใช้น้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลู
- 1.4.3 การหาไฮโซเทอมและจลศาสตร์ของการดูดซับ จะนำวัสดุดูดซับที่ให้ประสิทธิภาพสูงสุดมาทดสอบประสิทธิภาพอีกครั้ง โดยใช้น้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูที่ความเข้มข้นต่างๆ

1.5 ขั้นตอนการดำเนินงาน

ขั้นตอนการดำเนินงาน แบ่งออกเป็น 7 ขั้นตอนหลัก ได้แก่

- 1.5.1 การสังเคราะห์วัสดุดูดซับ นำใบหญ้าแฟกมาตัดเป็นชิ้นเล็กๆ และเผาที่อุณหภูมิต่างๆ เพื่อให้ได้วัสดุดูดซับที่มีความพรุนสูง
- 1.5.2 การวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพ นำวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ที่อุณหภูมิต่างๆ มาตรวจสอบลักษณะพื้นผิว และความพรุน
- 1.5.3 การทดสอบประสิทธิภาพการบำบัดน้ำสีสังเคราะห์ เตรียมน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลุความเข้มข้นมาตรฐาน และนำวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ที่อุณหภูมิต่างๆ มาทดสอบประสิทธิภาพการบำบัด

1.5.4 การศึกษาໄอໂຫເຕອມແລະຈາສතົບຂອງການດູດຊັບ ນໍາວັດດຸດຊັບທີ່ໄປປະສິບອີກພາກ
ບຳບັດສູງສຸດນາທດສອບປະສິບອີກພາກການບຳບັດນໍາສີສັງເຄຣະທີ່ອີກຄັ້ງທີ່ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຕ່າງໆ

1.5.5 ວິເຄຣະທິພລ ແລະເຂື່ອນເລີ່ມວິທຍານິພນົງ

1.5.6 ນໍາເສນວິທຍານິພນົງ

1.6 ແຜນການດຳເນີນການ

| ຮາຍລະເອີ້ດ | ຕ.ຄ. | ພ.ຢ. | ຮ.ຄ. | ມ.ຄ. | ກ.ພ. | ມື.ຄ. | ເມ.ຢ. | ພ.ຄ. |
|--|------|------|------|------|------|-------|-------|------|
| | 2557 | 2557 | 2557 | 2558 | 2558 | 2558 | 2558 | 2558 |
| 1. ສັງເຄຣະທີ່ວັດດຸດຊັບຈາກໃບ ໜ້າແກກ | | | ↔ | | | | | |
| 2. ວິເຄຣະທີ່ລັກນະທາງ ກາຍກາພຂອງວັດດຸດຊັບ | | | | | ↔ | | | |
| 3. ທດສອບປະສິບອີກພາກການ ບຳບັດນໍາສີສັງເຄຣະທີ່ | | | | | ↔ | | | |
| 4. ສຶກຂາໄອໂຫເຕອມແລະຈາ ສາສතົບຂອງການດູດຊັບ | | | | | | | ↔ | |
| 5. ວິເຄຣະທິພລແລະເຂື່ອນເລີ່ມ ວິທຍານິພນົງ | | | | | | ↔ | | |
| 6. ນໍາເສນວິທຍານິພນົງ | | | | | | | | ↔ |

1.7 ຮາຍລະເອີ້ດັບປະມານຕລອດໂຄຮງການ

| | |
|-------------------------------|---------------------------|
| 1.7.1 ດ້ວຍອຸປະກອນໃນການທົດລອງ | 1,000 ບາທ |
| 1.7.2 ດ້ວຍອຸປະກອນໃນການເອົາສານ | 1,000 ບາທ |
| 1.7.3 ດ້ວຍອຸປະກອນໃນການນິ້ນ | 1,000 ບາທ |
| ຮັບເງິນ | 3,000 ບາທ (ສາມພັນບາທຄົວນ) |

บทที่ 2

หลักการและฤทธิ์เบื้องต้น

2.1 หญ้าแฟก

หญ้าแฟก มีชื่อวิทยาศาสตร์ (*Vetiveria zizanioides*) ชื่อสามัญคือ (Vetiver Grass) เป็นพืชใบเลี้ยงเดี่ยวที่อยู่ในตระกูล หญ้าเซ่นเดียวกับ ข้าวโพด ข้าวฟ่าง อ้อย และตะไคร้ ลักษณะสำคัญของ หญ้าแฟก คือ ขึ้นเป็นกองหนาแน่น ขนาดกว้างค่อนข้างใหญ่ ประมาณ 5-20 เซนติเมตร ต่างจากหญ้าอื่นๆ อย่างชัดเจน ส่วนของใบมีรูปร่างแคบยาว ปลายใบสอบแหลม ด้านหลังใบมีสีเขียวเข้มกว่าด้านห้องใบ ส่วนโคนของลำต้นจะแบน เกิดจากส่วนของโคนใบที่จัดเรียงพับซ้อนกัน ลำต้นแท้จะมีขนาดเล็กซ่อนอยู่ในการใบบริเวณผิวน้ำดิน สำหรับช่อดอกจะอยู่บนก้านช่อดอก ซึ่งสูงประมาณ 1.50 เมตร หรืออาจสูงถึง 2 เมตร ช่อดอกหญ้าแฟกจะทางออกเป็นรูปฉัตร ความยาวประมาณ 30 เซนติเมตร ฐานกว้าง 15 เซนติเมตร ช่อดอกจะมีทั้งสีน้ำตาล น้ำตาลแดง เทา หรือสีขาวนวล เมล็ดมีลักษณะกลมยาว หญ้าแฟกเป็นพืชที่สามารถปลูกได้แทนทุกภูมิภาคของประเทศไทย เป็นพืชที่ทนแล้งได้ดี ชาวบ้านรู้จักหญ้าแฟกกันในชื่อ แฟกคุ่ม ขาก และแฟกห้องขา เป็นต้น จากการสำรวจพบว่า มีกระจายอยู่ทั่วโลกประมาณ 12 ชนิด และสำรวจพบในประเทศไทย 2 ชนิด ได้แก่

หญ้าแฟกคุ่มหรือหญ้าแฟกหอม (*Vetiveria zizanioides*) มีการสันนิษฐานว่ามีถิ่นกำเนิดที่ประเทศไทยอินเดีย และมีการนำมาเพาะขยายพันธุ์ไปปลูกในหลายพื้นที่ทั่วโลก ลักษณะสำคัญของหญ้าแฟกคุ่ม คือ กอเป็นพุ่ม ขนาดใหญ่ ในยาวประมาณ 45-100 เซนติเมตร ตั้งตรงสูง สีของใบ ออกสีเขียวเข้ม เนื้อใบมีไขคลื่อนมาก จึงค่อนข้างเนียนนุ่ม ดอกมีสีอมม่วง ดอกย่อยไม่มีรยางค์แข็ง ส่วนรากหยักลึกได้มากกว่า 1 เมตร ขึ้นอยู่กับสภาพของดิน นอกจากนี้รากก็ยังมีกลิ่นหอม เนื่องจากมีน้ำมันหอมระเหย ซึ่งเป็นสารพาก Alkaloids จึงทำให้หญ้าแฟกคุ่ม มีอักษรหนึ่งว่าหญ้าแฟกหอมด้วย หญ้าแฟกคุ่มหรือแฟกหอม พบรากในพื้นที่คุ่มซึ่งมีความชื้นและมีน้ำซึ่งในประเทศไทยสามารถแบ่งออกเป็น 11 กลุ่ม คือ กำแพงเพชร 2 สงขลา 1 สงขลา 2 สงขลา 3 ตรัง 1 ตรัง 2 สุราษฎร์ธานี ศรีลังกา เชียงราย เชียงใหม่ และแม่ฮ่องสอน

หญ้าแฟกดอน (*Vetiveria nemoralis*) สันนิษฐานว่ามีถิ่นกำเนิดในเอเชียตะวันออกเฉียงใต้ คือ ประเทศไทย ลาว เขมร และ เวียดนาม พบรากในตระกูล หญ้าในธรรมชาติทั่วไป ลักษณะสำคัญ คือ กอ มีลักษณะเป็นพุ่ม รูปร่างใบยาว สอบปลายแหลม แต่ปลายใบจะโค้งลงเหมือนกอของต้นตะไคร้ กอนี้ไม่ตั้งตรง เช่นเดียวกับหญ้าแฟกคุ่ม ใบมีสีเขียวอ่อนชี้ด แต่เนื้อใบจะมีไขคลื่นน้อย ทำให้ค่อนข้างหาก ส่วนของดอกมีหลายสี เช่น สีขาวครีม สีขาว ดอกย่อยมีรยางค์แข็ง ส่วนของรากนั้นค่อนข้างสัน ประมาณ 80-100 เซนติเมตร และไม่มีกลิ่นหอม หญ้าแฟกดอน ส่วนใหญ่มักพบในพื้นที่ที่ ค่อนข้างแห้งแล้ง ในประเทศไทยสามารถแบ่งออกเป็น 17 กลุ่ม คือ อุดรธานี 1 อุดรธานี 2 นครพนม 1 นครพนม 2

ร้อยเอ็ด ชัยภูมิ เลย สารบุรี 1 สารบุรี 2 ห้วยขา แขวงกาญจนบุรี นครสวรรค์ ประจำบ้านรัตน์ ราชบุรี จันทบุรี พิษณุโลก และกำแพงเพชร

หญ้าแฟกมีระบบ rak ที่มีขนาดใหญ่ และมีความพิเศษต่างจากรากของหญ้าทั่วไป จึงถูกนำมาใช้ในการป้องกันหน้าดินได้อย่างดี กล่าวคือ ระบบ rak ของหญ้าทั่วไปเป็นลักษณะระบบ rak ฝอยแตก ออกจากส่วนลำต้นได้ในระยะเวลาอันสั้น แต่หญ้าแฟก มีรากพื้นดินตามแนวนอน ส่วนระบบ rak ในที่จริงในแนวตั้งนั้นไม่ลึกมาก ขณะที่ระบบ rak ของหญ้าแฟก เป็นระบบ rak ฝอย มี 2 ขนาด คือ เส้นโตและเส้นเล็ก ฝอยขนาดเล็ก เส้นโตจะเนียนยวและแข็งเจาะลงไประบุรีในดินได้ลึก เส้นขนาดเล็กจะแตกแขนงออกมายาว เส้นใหญ่ سانกันคล้ายร่างแห่งช่วงยีดเกาดินได้มั่นคง การปลูกหญ้าแฟกเพื่อป้องกันการพังทลายของดิน จะต้องปลูกหญ้าแฟกเป็นแฉะเดียวตามแนวระดับของความลาดชันของพื้นที่เป็นช่วงๆ แฉะของหญ้าแฟกจะต้องปลูกถี่ สำหรับกล้า Rak เป็นต้น แต่ถ้าปลูกเพื่อปรับปรุงพื้นที่เสื่อมโทรม เช่น นาครุ่นร้าง อาจต้องอาศัยการปลูกเต็มทั้งพื้นที่มีระยะห่างระหว่างต้นและระหว่างแฉะ 50×50 เซนติเมตร สำหรับการปลูกหญ้าแฟก ควรปลูกในช่วงต้นฤดูฝน เพราะจะทำให้หญ้าแฟกตั้งตัวได้เร็ว การดูแลรักษาไม่ยากนัก โดยรดน้ำ 15 วันต่อครั้งในช่วงฤดูแล้ง ใส่ปุ๋ยหมัก 1 ครั้งในช่วงต้นฤดูฝน และกำจัดวัชพืชตามความเหมาะสมเท่านั้น



รูปที่ 2.1 หญ้าแฟก

2.1.1 ลักษณะสำคัญ

- มีการแทกหน่อรวมเป็นกอ เปียดกันแน่น ไม่แผ่ขยายด้านข้าง
- มีการแทกหน่อและใบใหม่ ไม่ต้องดูแลมาก
- หญ้าแฟกมีข้อที่ลำต้นถี่ ขยายพันธุ์โดยใช้หน่อได้ตลอดปี
- ส่วนใหญ่ไม่ขยายพันธุ์ด้วยเมล็ด ทำให้ควบคุมการแพร่ขยายได้
- มีใบยาว ตัดและแทกใหม่ง่าย แข็งแรงและทนต่อการย่อยสลาย
- ระบบ根系 سانกันแน่น และช่วยอุ้มน้ำ
- บริเวณรากเป็นที่อาศัยของจุลินทรีย์
- ปรับตัวกับสภาพต่าง ๆ ได้ดี ทนทานต่อโรคพืชทั่วไป
- ส่วนที่เจริญต่ำกว่าผิวดิน ช่วยให้อุ่นรอดได้ดีในสภาพต่าง ๆ

2.1.2 การขยายพันธุ์

การขยายแม่พันธุ์ คือ การนำแม่พันธุ์หญ้าแฟกที่มีลักษณะดีมาทำการขยายเพื่อปริมาณทั้งการปลูกลงดิน ปลูกลงถุงพลาสติกขนาดใหญ่ หรือการเพาะเลี้ยงเนื้อเยื่อ ส่วนการขยายพันธุ์กล้าหญ้าแฟก คือการนำหน่อที่ได้จากการขยายแม่พันธุ์มาเพาะชำ เพื่อนำไปปลูกในพื้นที่ ได้แก่ กล้าในถุงพลาสติกขนาดเล็ก และกล้าหญ้าแฟกแบบรากเปลือย ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

2.1.2.1 การขยายแม่พันธุ์หญ้าแฟก

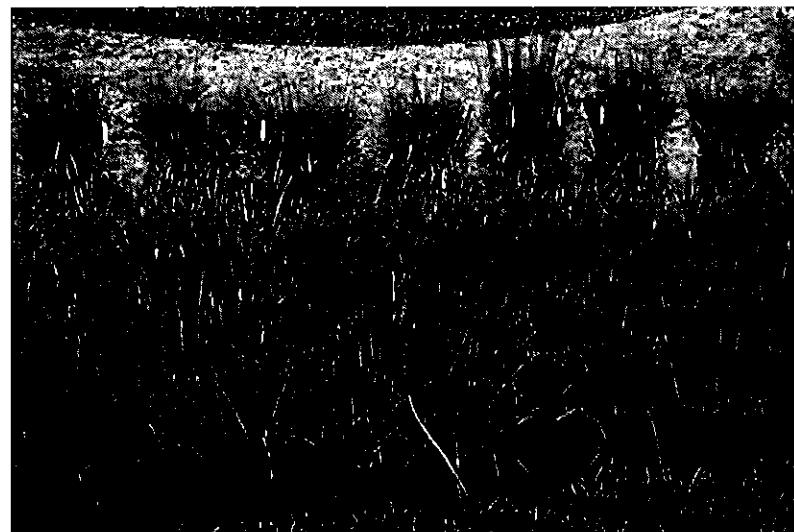
การขยายพันธุ์ในแปลงขนาดใหญ่ เหมาะสมกับพื้นที่ที่มีการชลประทานและระบายน้ำดี สามารถปลูกเป็นแปลงขนาดใหญ่ โดยไม่ต้องยกร่องกีดี การเตรียมต้นพันธุ์โดยแยกหน่อจากก้อนมาตัดใบให้เหลือความยาว 20 เซนติเมตร และตัดรากให้สั้นแซในระดับน้ำสูง 5 เซนติเมตร เป็นระยะเวลา 5-7 วัน รากจะแทกออกมาก่อนนำไปปลูกโดยใช้ระยะปลูกห่างต้น 5 เซนติเมตร และระหว่างแคลว 50 เซนติเมตร หลังจากปลูกต้องให้น้ำอย่างสม่ำเสมอ เมื่ออายุได้ 1 เดือน ใส่ปุ๋ยสูตร 15-15-15 ต้นละ 1 ช้อนชา เมื่อถึงอายุ 4-6 เดือน ให้ขุดน้ำไปเพาะชำในถุงพลาสติก หรือเตรียมเป็นกล้า รากเปลือยสำหรับใช้ประโยชน์ได้ต่อไป

การขยายพันธุ์ในถุงพลาสติกขนาดใหญ่ โดยวงเป็นแควร์ติดกันระยะห่างระหว่างแควร์ 1 เมตร ยาวตามพื้นที่ใช้วัสดุปลูกที่มีการระบายน้ำดี เช่น ดินร่วน砂砾 และปีกเก้าแฟล์บ หรือชุบมะพร้าว ในสัดส่วน 1:2:1 การติดตั้งระบบหัวพ่นฟอย หรือมีตาข่ายพรางแสง นำหน่อนมาปักชำดูแล จนกระหั่ง อายุ 4 เดือน จึงนำไปแยกหน่อเพาะชำต่อไป

2.1.2.2 การขยายกล้าหอยแ法กสำหรับใช้ปลูก

การเตรียมกล้าหอยแฟกในถุง โดยตัดรากให้สั้นและแยกหน่อจากกอตัดใบให้ยาว 10 เซนติเมตร นำมาล้างน้ำ มัดรวมกันวงลงบนขุยมะพร้าวที่ซีน หรือแซในระดับน้ำสูง 5 เซนติเมตร ในที่ร่มเงา 4 วัน แล้วจึงคัดหน่อที่ออกรามมาปักชำในถุงพลาสติกขนาดเล็ก (2×6 นิ้ว) และใส่รังสิตเพาะชำที่ระบายน้ำดีมีธาตุอาหารสมบูรณ์ ดูแลรดน้ำในสภาพเรือนเพาะชำ เมื่ออายุ 45-60 วัน ให้นำไปปลูกในพื้นที่ขณะที่ดินมีความชื้น

การเตรียมกล้าหอยแฟกแบบรากเปลือย โดยการแยกหน่อจากกอ ตัดใบให้ยาว 20 เซนติเมตร ตัดรากให้สั้น วางบนขุยมะพร้าวที่ซีน หรือแซในน้ำให้ท่วมราก จนกระทั่งรากออกขึ้นมา Mayer 1-2 เซนติเมตร นานประมาณ 5-7 วัน จึงนำไปปลูกในช่วงต้นฤดูฝน และหลังจากปลูกดินควรมีความชื้นติดต่อกันอย่างน้อย 15 วัน



รูปที่ 2.2 การเตรียมกล้าหอยแฟกในถุง



รูปที่ 2.3 การเตรียมกล้าหอยแฟกแบบรากเปลือย

2.1.3 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่เกษตรกรรม

สำหรับการปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่เกษตรกรรมมีจุดประสงค์ที่สำคัญเพื่อการฟื้นฟูทรัพยากรดิน และการอนุรักษ์ดินและน้ำ ซึ่งประกอบด้วย

2.1.3.1 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ลาดชัน

ควรปลูกหญ้าแฟกเป็นแนวตามแนวระดับของความลาดเทในต้นฤดูฝน โดยการทำแนวร่องปลูกตามแนวระดับ ใช้ระยะระหว่างต้น 5 เซนติเมตร สำหรับกล้ารากเปลือยและระยะ 10 เซนติเมตร สำหรับกล้าถุง ระยะห่างตามแนวดิ่งไม่เกิน 2 เมตร หญ้าแฟกจะเจริญเติบโตแตกกอชิดกันภายใน 4-6 เดือน



รูปที่ 2.4 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ลาดชัน

2.1.3.2 การปลูกเพื่อควบคุมร่องน้ำและกระจายน้ำ

นำกล้าหญ้าแฟกในถุงพลาสติกที่มีการแตกกอ และแข็งแรงดีแล้วไปปลูกในร่องน้ำ โดยขุดหลุมปลูกของร่องน้ำ เป็นแนวตรง หรือแนวหัวลูกศรซึ้งย้อนไปทิศทางน้ำไหล อาจใช้กรates กองหิน ช่วยทำคันเสริมฐานให้มั่นคงตามแนวปลูกหญ้าแฟก ระยะห่างระหว่างต้น 5 เซนติเมตร สำหรับกล้ารากเปลือย และ 10 เซนติเมตร สำหรับกล้าถุง และระยะห่างแนวปลูกหญ้าแฟกไม่เกิน 2 เมตร ตามแนวตั้งหลังจากเกิดคันดินกันน้ำ ควรปลูกหญ้าแฟกต่อจากแนวคันดินกันน้ำออกไปทั้งสองข้าง เพื่อเป็นการกระจายน้ำเข้าสู่พื้นที่เพาะปลูก



รูปที่ 2.5 การปลูกเพื่อควบคุมร่องน้ำและกระจายน้ำ

2.1.3.3 การปลูกเพื่อรักษาความชุ่มชื้นในสวนผลไม้

ควรปลูกหญ้าแฟกในสวนผลไม้ ระยะที่ไม้ผลยังไม่โต หรือปลูกก่อนที่จะลงไม้ผล โดยปลูกเฉพาะหญ้าแฟกขนาดไปกับaccoของไม้ผลที่ระยะกึ่งกลางของaccoไม้ผล หรือปลูกเป็นรูปครึ่งวงกลมให้ห่างจากโคนต้นไม้ผล 2.5 เมตร เพื่อไม้ผลเจริญเติบโตขึ้นมาคลุมพื้นที่ หญ้าแฟกจะตายไปโดยปริยายเป็นอันตรียัตถุในดินต่อไป



รูปที่ 2.6 การปลูกเพื่อรักษาความชุ่มชื้นในสวนผลไม้

2.1.3.4 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ดอนที่ปลูกพืชไร่

การปลูกหญ้าแฟกตามแนวระดับในพื้นที่ดอนที่ปลูกพืชไร่ โดยการขุดร่องปลูกตามแนวระดับระยะห่างระหว่างต้น 5 เซนติเมตร สำหรับกล้ารากเปลือย และ 10 เซนติเมตร สำหรับกล้าถุง ควรใช้ปุ๋ยหมักรองพื้นก่อนปลูกหญ้าแฟก หรือปลูกหญ้าแฟกเป็นแนวระหว่างแ嘎บปลูกพืชไร่ และควรปลูกในสภาพดินที่มีความชุ่มชื้น ในช่วงต้นฤดูฝน



รูปที่ 2.7 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ดอนที่ปลูกพืชไร่

2.1.3.5 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ราบหรือพื้นที่ลุ่ม

ในสภาพพื้นที่ราบหรือพื้นที่ลุ่ม ที่มีการปรับสภาพเป็นแปลงยกร่องเพื่อปลูกพืชน้ำ สามารถปลูกหญ้าแฟกเป็นแควรอบขอบเขตพื้นที่ หรือปลูกที่ขอบแปลงยกร่องหญ้าแฟก จะช่วยยืดдинไม่ให้พังทลาย และรักษาความชื้นในดินเอาไว้



รูปที่ 2.8 การปลูกหญ้าแฟกในพื้นที่ราบหรือพื้นที่ลุ่ม

2.1.3.6 การปูกรอบขอบสระเพื่อกรองตะกอนดิน

ควรปูกรตามแนวที่ระดับน้ำสูงสุดทั่วมีถึง 1 แนว และปูกเพิ่มขึ้นอีก 1-2 แนวเหนือแนวแรก ซึ่งขึ้นอยู่กับความลึกของขอบสระ ระยะห่างระหว่างต้น 5 เซนติเมตร สำหรับกล้ารากเปลือย และ 10 เซนติเมตร สำหรับกล้าถุง โดยขุดหลุ่มปูกต่อเนื่องกันไป ในระยะแรกควรดูแลปูกซ้อมแซมให้แล้ว หลังจากเจริญเติบโตหนาแน่น เมื่อน้ำไหลป่ามาลงสระ ตะกอนดินที่ถูกพัดพามากับน้ำ จะติดค้างอยู่ กับแนวหลังจาก ส่วนน้ำจะค่อย ๆ ไหลผ่านลงสู่สระ และระบบ rak ของหลังจากยังช่วยยึดติดดินรอบ ๆ ขอบสระไม่ให้เกิดการพังทลาย



รูปที่ 2.9 การปูกรอบขอบสระเพื่อกรองตะกอนดิน

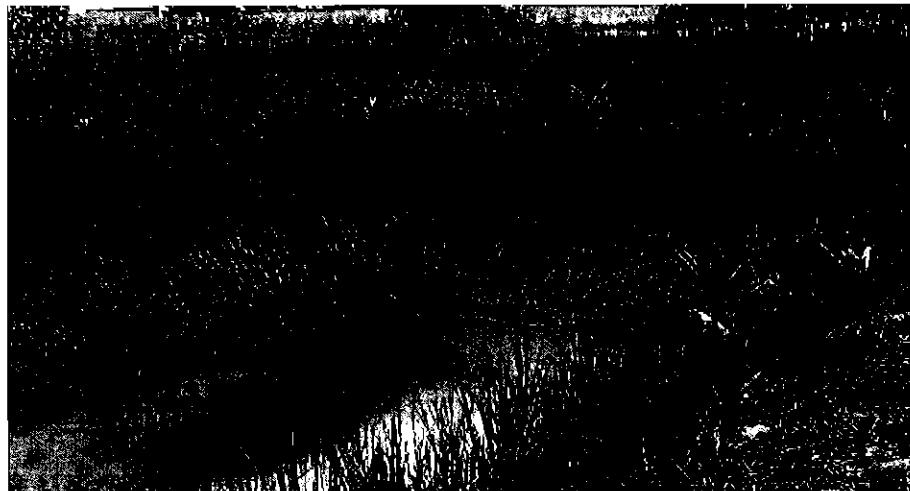
2.2 การใช้ประโยชน์จากหลังจากต้านอนุรักษ์ดินและน้ำ

2.2.1 เพื่อป้องกันการชะล้างพังทลายของดิน

หากหลังจากจะหย়ลึกลงในดินอาจถึง 3 เมตร หลังจากมีรากแกนและรากแขนงรอบไปใหญ่ จึงทำให้เกะยึดดิน ซึ่งสามารถป้องกันการพังทลายของดินได้

2.2.2 เพื่อกักเก็บน้ำไว้ในดิน

การปูกเป็นแนวทางตามระดับของความลาดชัน เพื่อช่วยลดความเร็วของน้ำ และตักตะกอนดิน ส่วนน้ำจะไหลซึมลงไปสู่ดินชั้นล่างได้มากขึ้น เป็นการเพิ่มความชุ่มชื้นในดิน



รูปที่ 2.10 การปลูกหล้าแฟกเพื่อนุรักษ์ดินและน้ำ

2.3 การใช้ประโยชน์จากหล้าแฟกด้านสิ่งแวดล้อม

2.3.1 การถูดชับโลหะหนักจากดินปนเปื้อน

หากหล้าแฟกยังสามารถถูดซึมสารเคมีและโลหะหนักบางอย่างได้กว่าพืชชนิดอื่น เช่น ปุยเคมี สารเคมีป้องกันและกำจัดแมลงศัตรูพืชเก็บไว้ในต้นหล้าแฟก

2.3.2 การบำบัดและกรองน้ำเสีย

หากของหล้าแฟกสามารถถูดชับน้ำเสียที่ไหลผ่านในอัตราการไหลที่คงที่เหมาะสม นอกจากนี้ยัง มีการนำหล้าแฟกไปปลูกเพื่อรักษาสภาพแวดล้อม เช่น ปลูกหล้าแฟกรอบขอบบ่อบำบัดน้ำทิ้ง



รูปที่ 2.11 การปลูกหล้าแฟกเพื่อประโยชน์ด้านสิ่งแวดล้อม

2.4 การดูดซับ

การดูดซับเป็นกระบวนการที่เกี่ยวข้องกับการสะสอตัวของสาร หรือความเข้มข้นของสารที่บริเวณพื้นผิวหรือระหว่างผิวน้ำ กระบวนการนี้สามารถเกิดที่บริเวณผิวสัมผัสระหว่าง 2 สภาพได้ เช่น ของเหลวกับของเหลว ก๊าซกับของเหลว ก๊าซกับของแข็ง หรือของเหลวกับของแข็ง โดยไม่เลกฤทธิ์ หรือคลื่นอยู่ที่ถูกดูดจับ เรียกว่า สารถูกดูดซับ (Adsorbate) ส่วนสารที่ทำหน้าที่ดูดซับเรียกว่า สารดูดซับ (Adsorbent)

2.4.1 วัสดุดูดซับ

2.4.1.1 ถ่านกัมมันต์ (Activated carbon)

ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการนำวัตถุดิบธรรมชาติ หรืออินทรีย์วัตถุ ซึ่งมีคาร์บอนและไฮโดรเจนเป็นองค์ประกอบหลัก มาผ่านกรรมวิธีก่อกัมมันต์ (Activation process) จะได้ผลิตภัณฑ์สีดำ มีโครงสร้างที่มีลักษณะเป็นรูพรุน มีพื้นที่ผิวสูง มีสมบัติในการดูดซับสารต่างๆ ได้ดี วัตถุดิบที่ใช้ผลิตจะขึ้นอยู่กับกระบวนการผลิต อาจเป็นอินทรีย์วัตถุหรือถ่านกีดี อินทรีย์วัตถุที่ใช้เป็นวัตถุดิบแบ่งได้ ดังนี้

- สารเซลลูโลสที่มาจากการฟืช เช่น แกลบ กะลามะพร้าว กะลาปาร์ม ชีสเลี่ยย ชานอ้อย ชังข้าวโพด เป็นต้น
- ถ่านหิน เช่น ลิกไนต์ (Lignite) พีท (Peat) บิทูมินัส (Bituminous) เป็นต้น
- วัตถุดิบจากสัตว์ เช่น เลือด กระดูก เป็นต้น

ส่วนถ่านที่ใช้ในการผลิตถ่านกัมมันต์ โดยทั่วไปจะเป็นถ่านสังเคราะห์ (Artificial char) ซึ่งเป็นถ่านที่ได้จากการเผาอินทรีย์วัตถุถ่านธรรมชาติ เช่น กราไฟต์ แอนทราไซต์

วิธีการผลิตถ่านกัมมันต์มีหลายวิธี วัตถุประสงค์หลัก คือ กระตุ้นให้ถ่านมีพื้นที่ผิวมากขึ้น ในปัจจุบันมักใช้วิธีกระตุ้นด้วยไอน้ำที่ร้อนยิ่งยอด (Superheated steam) ทำปฏิกิริยากับถ่านที่อุณหภูมิสูง นอกจากนี้การกระตุ้นอาจใช้สารที่มีคุณสมบัติดูดน้ำ (Dehydrating agent) เช่น สังกะสีคลอไรด์ (Zinc chloride) กรดฟอสฟอริก (H_3PO_4) เป็นต้น

ประโยชน์ของถ่านกัมมันต์ ถ่านกัมมันต์ที่ใช้กันมีอยู่ 2 ชนิด คือ ชนิดผง และชนิดเม็ด ชนิดผงผลิตจากชีสเลี่ยยเป็นส่วนใหญ่ มีรูพรุนเล็กกว่า โดยนำมาใช้ในสารละลายหรือของเหลว ใช้ในอุตสาหกรรมเคมี เช่น สีย้อม สารเคมีอัดรูป สารทำความสะอาด เป็นต้น การฟอกสีในอุตสาหกรรมน้ำตาล ไขและน้ำมันทั้งพืชและสัตว์ เครื่องดื่มแอลกอฮอล์ น้ำตาลกลูโคส และผงชูรส เป็นต้น ส่วนชนิดเม็ดนั้นผลิตจากกะลามะพร้าว ถ่านหิน มีรูพรุนค่อนข้างใหญ่ ใช้ในการดูดก๊าซและไอ ใช้ในอุตสาหกรรมทำหน้ากากป้องกันก๊าซพิษการปรับอากาศ บุหรี่ การผลิตน้ำบริสุทธิ์ เป็นต้น

2.4.1.2 ซีโอลิต

สารประกอบอะลูมิโนซิลิกาต หน่วยย่อยของซีโอลิตประกอบด้วยอะตอมของซิลิคอน(หรืออะลูมิเนียม) หนึ่งอะตอม และออกซิเจนสี่อะตอม (SiO_4 หรือ AlO_4) สร้างพันธะกันเป็นรูปสามเหลี่ยม สี่หน้า (Tetrahedron) โดยอะตอมของซิลิคอน (หรืออะลูมิเนียม) อยู่ตรงกลาง ล้อมรอบด้วยอะตอมของออกซิเจนที่มุ่งทั้งสี่ ซึ่งโครงสร้างสามเหลี่ยมสี่หน้านี้จะเชื่อมต่อกันที่มุม (ใช้ออกซิเจนร่วมกัน) ก่อให้เกิดเป็นโครงสร้างที่ใหญ่ขึ้นและเกิดเป็นช่องว่างระหว่างโมเลกุล ทำให้ซีโอลิตเป็นผลึกแข็ง เป็นรูปrun และช่องว่างหรือโพรงที่ต่อเชื่อมกันอย่างเป็นระเบียบในสามมิติ ขนาดตั้งแต่ 2-10 อังสตรอม (1 อังสตรอมเท่ากับ 1×10^{-10} เมตร) นอกจากซิลิคอน (หรืออะลูมิเนียม) และออกซิเจนแล้ว ในโครงสร้างโมเลกุลของซีโอลิตยังมีประจุบวกของโลหะ เช่น โซเดียม โพแทสเซียม แคลเซียม เกาะอยู่อย่างหลวมๆ และยังมีโมเลกุลของน้ำเป็นองค์ประกอบอยู่ในช่องว่างในโครงผลึก สามารถต้มให้เดือดระเหยออกໄไปได้

ประโยชน์การดูดซับ การใช้ซีโอลิตเป็นตัวดูดซับน้ำ ใช้ทั้งในกระบวนการทำให้แห้ง (Dehydration) การทำให้บริสุทธิ์ (Purification) และ การแยกสาร (Separation) ซึ่งซีโอลิตนั้นมีสมบัติในการเลือกทำปฏิกิริยาตามรูปร่าง อันเป็นหลักการพื้นฐานของการดูดซับระดับโมเลกุล โดยสามารถเลือกให้มีการเลือกดูดซับเฉพาะบางโมเลกุล ส่วนการทำให้แห้งนั้น เนื่องจากซีโอลิตที่มีประจุบวกสามารถดูดซับน้ำได้ดีเป็นพิเศษและสามารถเกิดปฏิกิริยาแบบย้อนกลับได้กล่าวคือ เมื่อมีการให้ความร้อน น้ำก็จะระเหยออกไปหมด แต่เมื่อซีโอลิตเหล่านี้สัมผัสกับไอน้ำอีกครั้ง ก็สามารถดูดซับน้ำได้อีก หรืออาจนำไปใช้ดูดซับสารอื่นแทน เช่น ก๊าซไอโอดีน ตะกั่ว หรือแอมโมเนีย แบบย้อนกลับได้เช่นกัน นอกจากนี้ยังใช้ในการแยกก๊าซ ซึ่งโมเลกุลของก๊าซต่างชนิดจะมีความแตกต่างกันในเรื่องของปฏิกิริยาทางไฟฟ้าสถิตกับอิオンโลหะ ในทางกลับกัน ซีโอลิตบางชนิดจะไม่ทำปฏิกิริยากับน้ำ แต่จะดูดซับเฉพาะโมเลกุลอินทรีย์เท่านั้น

2.4.2 กลไกการดูดซับ

การดูดติดผิว (Adsorption) เป็นกระบวนการกักพำนัชสารละลาย หรือสารเขวนloyขนาดเล็กซึ่งละลายอยู่ในน้ำให้อยู่บนผิวของสารอีกชนิดหนึ่ง โดยที่สารละลายหรือสารเขวนloyขนาดเล็กนี้เรียกว่า Adsorbate ส่วนของแข็งที่มีผิวเป็นที่เกาะจับของสารที่ถูกดูดติดเรียกว่า Adsorbent การดูดติดผิวนี้จะเป็นการดูดติดแบบระหว่างสถานะต่างๆทั้ง 3 สถานะ คือ ของเหลว ก๊าซ และ ของแข็ง ซึ่งมีได้ทั้งแบบของเหลว- ของเหลว ก๊าซ-ของเหลว ก๊าซ-ของแข็ง และของเหลว-ของแข็ง โดยในที่นี้จะพิจารณาถึงเฉพาะแบบของเหลว-ของแข็ง ในการดูดติดผิวโมเลกุลของสารละลายหรือสารเขวนloyก็จะถูกกำจัดออกจากน้ำ และไปเกาะติดอยู่บนตัวดูดซับ โมเลกุลของสารส่วนใหญ่จะเกาะจับอยู่กับผิวภายในโพรงของตัวดูดซับ และมีเพียงส่วนน้อยเท่านั้นที่เกาะอยู่ที่ผิวภายนอก การถ่ายเทโมเลกุลจากน้ำไปหาตัวดูดซับเกิดขึ้นได้จนถึงสมดุลจึงหยุด ณ จุดสมดุล ความเข้มข้นของโมเลกุลในน้ำจะเหลือ

น้อย เพราะโมเลกุลส่วนใหญ่เคลื่อนที่ไปทางจับอยู่กับตัวคูดซับ โดยในการเกาติดจะมี Driving Force อุ่น 2 แบบ คือ การคูดซับทางกายภาพ และการคูดซับทางเคมี

2.4.2.1 การคูดซับทางกายภาพ

เป็นการคูดซับที่เกิดจากแรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลอย่างอ่อน คือ แรงแวนเดอร์วัลล์ (Vander Waals Forces) ซึ่งเกิดจากการรวมแรง 2 ชนิด คือ แรงกระจาย (London dispersion force) และแรงไฟฟ้าสถิต (Electrostatic force) การดึงดูดด้วยแรงที่อ่อน ทำให้การคูดซับประเภทนี้มีพลังงานการคายความร้อนค่อนข้างน้อย คือ ต่ำกว่า 20 กิโลกรัมต่้อมล และสามารถเกิดการผันกลับของกระบวนการได้ง่าย ซึ่งเป็นข้อดี เพราะสามารถที่น้ำฟูสภาพของตัวคูดซับได้ง่ายด้วย สารที่ถูกคูดซับสามารถเกาะอยู่รอบ ๆ ผิวของสารคูดซับได้หลายชั้น หรือในแต่ละชั้นของโมเลกุลสารถูกคูดซับจะติดอยู่กับชั้นของโมเลกุลของสารถูกคูดซับในชั้นก่อนหน้านี้ โดยจำนวนชั้นจะเป็นสัดส่วนกับความเข้มข้นของสารถูกคูดซับ และจะเพิ่มมากขึ้นตามความเข้มข้นที่สูงขึ้นของตัวคูดซับในสารละลาย

2.4.2.2 การคูดซับทางเคมี

การคูดซับประเภทนี้เกิดขึ้นเมื่อตัวคูดซับกับตัวคูดซับทำปฏิกิริยาเคมีกัน ซึ่งส่งผลให้เกิดการเปลี่ยนแปลงทางเคมีของตัวคูดซับเดิม คือ มีการทำลายแรงยึดเหนี่ยวระหว่างอะตอน หรือกลุ่มอะตอนเดิม แล้วมีการจัดเรียงอะตอนไปเป็นสารประกอบใหม่ขึ้น โดยมีพันธะเคมีซึ่งเป็นพันธะที่แข็งแรง มีพลังงานกระตุ้นเข้ามาเกี่ยวข้องทำให้ความร้อนของการคูดซับมีค่าสูงประมาณ 50-400 กิโลกรัมต่้อมล หมายความว่า การกำจัดตัวคูดซับออกจากผิwtัวคูดซับจะทำได้ยาก คือ ไม่สามารถเกิดปฏิกิริยาผันกลับได้ และการคูดซับประเภทนี้จะเป็นการคูดซับแบบชั้นเดียวเท่านั้น

2.4.3 ปัจจัยที่มีผลต่อการคูดซับ

2.4.3.1 ธรรมชาติของตัวคูดซับ

พื้นที่ผิวเป็นสมบัติอย่างหนึ่งที่มีผลต่อความสามารถของตัวคูดซับ เมื่อพื้นที่ผิวของตัวคูดซับเพิ่มขึ้น ความสามารถในการคูดซับจะเพิ่มมากขึ้น อย่างไรก็ตามพื้นที่ผิวของตัวคูดซับเพียงอย่างเดียว ไม่เพียงพอที่จะปองบอกรักษาความสามารถในการคูดซับ โครงสร้างของรูพรุนก็มีส่วนช่วยให้พื้นที่ผิวมีความสามารถในการคูดซับเพิ่มขึ้น ถ้าตัวคูดซับไม่มีรูพรุน พื้นที่ผิวจะเพิ่มขึ้นเมื่อขนาดของตัวคูดซับลดลง ซึ่งทำให้ความสามารถในการคูดซับเพิ่มขึ้น แต่ถ้าตัวคูดซับมีรูพรุนมากๆ พื้นที่ผิวที่ใช้ในการคูดซับอยู่ในรูพรุน ขนาดของตัวคูดซับจะไม่มีผลต่อความสามารถในการคูดซับ

2.4.3.2 กรรมชาติของตัวถูกดูดซับ

ความสามารถในการละลายน้ำของโมเลกุลตัวถูกดูดซับมีผลต่อการดูดซับ ซึ่งมีแนวโน้มว่าการดูดซับบนพื้นผิwtawดูดซับจะลดลงเมื่อโมเลกุลตัวถูกดูดซับละลายน้ำได้ดี เพราะว่าก่อนที่จะเกิดกระบวนการหารดูดซับจะต้องมีการทำลายแรงยึดเหนี่ยวระหว่างโมเลกุลของตัวถูกดูดซับกับโมเลกุลของน้ำ เพื่อให้โมเลกุลของตัวถูกดูดซับหลุดออกจากน้ำไปทางพื้นผิวของตัวถูกดูดซับ โมเลกุลของตัวถูกดูดซับขนาดใหญ่มีความสามารถในการละลายน้ำลดลง จึงมีแนวโน้มที่จะถูกดูดซับบนพื้นผิwtawดูดซับมากขึ้น

2.4.3.3 อัตราเร่งการปั่นป่วน

อัตราเร็วในการดูดซับขึ้นอยู่กับการขนส่งโมเลกุลของระบบ ขั้นตอนนี้ประกอบด้วยการแพร่ผ่านฟิล์ม และการแพร่เข้าสู่โพรง ซึ่งแล้วแต่การปั่นกวนของระบบ ถ้าการปั่นกวนต่ำฟิล์มน้ำที่ล้อมรอบสารดูดซับจะมีความหนามาก และเป็นอุปสรรคต่อการเคลื่อนที่ของโมเลกุลตัวถูกดูดซับเข้าไปหาตัวถูกดูดซับ ในทางตรงกันข้ามถ้าการปั่นกวนสูงจะทำให้ความหนาของขั้นฟิล์มลดลง ทำให้โมเลกุลเคลื่อนที่เข้าหาสารดูดซับได้เร็ว การแพร่เข้าสู่โพรงจะเป็นขั้นตอนในการกำหนดอัตราเร็วของการดูดซับ

2.4.3.4 อุณหภูมิ

การเพิ่มขึ้นของอุณหภูมิทำให้การแพร่ผ่านของสารที่ถูกดูดซับลงไปยังรูพรุนของตัวถูกดูดซับเร็วขึ้น แต่จะส่งผลให้แรงยึดเหนี่ยวระหว่างโมเลกุลของสารที่ถูกดูดซับกับพื้นที่ผิวของตัวถูกดูดซับเพิ่มขึ้น ทำให้กระบวนการดูดซับไอลองลงเพิ่มขึ้น และเมื่อสารละลายมีความเป็นกรด-เบสเพิ่มขึ้นมีผลทำให้มี OH^- บนพื้นผิwtawดูดซับเพิ่มขึ้น และความสามารถดูดซับไอลองบากได้มากขึ้น แต่ถ้าสารละลายมีความเป็นกรด-เบส มากกว่า 9 จะทำให้โลหะไอลองแตกตะกอนในรูปของไฮดรอกไซด์ และโลหะไอลองจะถูกดูดซับได้น้อยลง

2.4.3.5 ความเป็นกรด-เบส

ผลของความเป็นกรด-เบสต่อประสิทธิภาพการดูดซับ ขึ้นอยู่กับสภาพความเป็นขั้วของพื้นที่ผิวของตัวถูกดูดซับ เมื่อสารละลายมีสภาพความเป็นกรดต่ำส่งผลให้เกิดไฮดروเนียมไอออน (H_3O^+) บนพื้นผิwtawดูดซับเพิ่มขึ้น ทำให้กระบวนการดูดซับไอลองลงเพิ่มขึ้น และเมื่อสารละลายมีความเป็นกรด-เบสเพิ่มขึ้nmีผลทำให้มี OH^- บนพื้นผิwtawดูดซับเพิ่มขึ้น และความสามารถดูดซับไอลองบากได้มากขึ้น แต่ถ้าสารละลายมีความเป็นกรด-เบส มากกว่า 9 จะทำให้โลหะไอลองแตกตะกอนในรูปของไฮดรอกไซด์ และโลหะไอลองจะถูกดูดซับได้น้อยลง

2.4.3.6 ขนาดของสารที่ถูกดูดติดบนผิวของคาร์บอน

ขนาดของสารหรือโมเลกุลมีความสำคัญมากต่อการดูดติดผิว ซึ่งส่วนใหญ่เกิดขึ้นในโพรงของคาร์บอน จากการวิจัยพบว่า การดูดติดผิวจะเกิดขึ้นได้ที่สุด เมื่อมีสารขนาดเล็กกว่าโพรงเล็กน้อย (พอเดินเข้าไปในโพรงได้) ทั้งนี้ เพราะว่าแรงดึงดูดระหว่างสารและคาร์บอนจะมีค่ามากที่สุด โมเลกุลขนาดเล็กจะถูกดูดเข้าไปในโพรงก่อน จนนั้นโมเลกุลขนาดใหญ่กว่าจึงถูกดูดเข้าไปบ้าง

2.5 ไอโซเทอมการดูดซับ

2.5.1 แบบจำลองไอโซเทอมการดูดซับของแลงเมียร์

ในปี ค.ศ.1916 เออร์วิ้ง แลงเมียร์ (Irving Langmuir) ได้เสนอไอโซเทอมแบบง่ายสุด โดยมีสมมติฐาน คือ

- ใช้สำหรับการดูดซับแบบชั้นเดียว (Monolayer adsorption)
- โมเลกุลที่ถูกดูดซับมีจำนวนที่แน่นอน และมีตำแหน่งของการดูดซับที่แน่นอน
- ในแต่ละโมเลกุลของสารดูดซับจะดูดซับโมเลกุลของสารถูกดูดซับได้เพียงหนึ่งโมเลกุลเท่านั้น ในแต่ละตำแหน่งค่าความร้อนของการดูดซับเท่ากันและคงที่ ไม่มีแรงกระทำระหว่างโมเลกุลที่อยู่ในตำแหน่งใกล้กันจากการศึกษาไอโซเทอมของแลงเมียร์ที่สภาวะสมดุล สามารถแสดงความสัมพันธ์ของการดูดซับสารละลายได้ดังสมการ 2.1 หรือ 2.2

$$q_e = \frac{Q^\circ b C_e}{(1+bC_e)} \quad 2.1$$

$$\frac{C_e}{q_e} = \frac{1}{bQ^\circ} + \frac{C_e}{Q^\circ} \quad 2.2$$

| | | |
|-------|-----------|---|
| เมื่อ | q_e | = ปริมาณของสารถูกดูดซับบนสารดูดซับหนักหนึ่งกรัม |
| | C_e | = ความเข้มข้นของสารละลายที่สภาวะสมดุล |
| | Q° | = ปริมาณของสารถูกดูดซับอิมตัวแบบชั้นเดียว |
| | b | = ค่าคงที่แลงเมียร์ที่อุณหภูมิหนึ่งๆ |

เมื่อพล็อตกราฟระหว่าง $\frac{C_e}{q_e}$ กับ C_e จะได้กราฟเส้นตรง มีจุดตัดแกน $\frac{C_e}{q_e}$ เป็น $\frac{1}{bQ^\circ}$ และมีความชันเท่ากับ $\frac{1}{Q^\circ}$

2.5.2 แบบจำลองไอโซเทอมการดูดซับของฟรุนดลิช

ในปี ค.ศ. 1880-1941 นักฟิสิกส์-เคมี ชาวเยอรมัน Herbert Max Finlay Freundlich ได้เสนอสมการแสดงความสัมพันธ์ปริมาณของสารถูกดูดซับกับความเข้มข้นของสารละลายดังสมการ 2.3

$$q_e = \frac{x}{m} = k_f C_e^{\frac{1}{n}} \quad 2.3$$

เมื่อ C_e = ความเข้มข้นของสารละลายที่เหลือหลังการดูดซับที่สมดุล
 $\frac{X}{m}$ = ปริมาณของตัวถุกละลายที่ถูกดูดซับต่อน้ำหนักของสารดูดซับ
 k_f และ n = ค่าคงที่ที่อุณหภูมินี้ๆ

จากสมการฟรุนเดิล เมื่อใช้ลอการิทึม (logarithm) จะได้สมการ

$$\log q_e = \log \frac{X}{m} = \log k_f + \frac{1}{n} \log C_e \quad 2.4$$

เมื่อพล็อตกราฟระหว่าง $\log \frac{X}{m}$ กับ $\log C_e$ ที่อุณหภูมิคงที่ จะได้กราฟเส้นตรงจุดตัดแกน
 สามารถนำมาหาค่า k_f ได้ และความชันของกราฟเป็น $\frac{1}{n}$ บางกรณีที่พล็อตกราฟระหว่าง $\log \frac{X}{m}$
 กับ $\log C_e$ แล้วไม่ได้เส้นตรง แสดงว่าเกิดการเปลี่ยนแบบไปจากสมการของฟรุนเดิล เช่น การดูด
 ซับสารละลายที่ไม่ได้วัดจากน้ำหนักจริงของสารดูดซับ แต่ค่าจากสารถูกดูดซับในตัวทำละลายปริมาณ
 มาก ทำให้สารถูกดูดซับที่เหลือที่ความเข้มข้นสูงจึงมีปริมาณลดลง

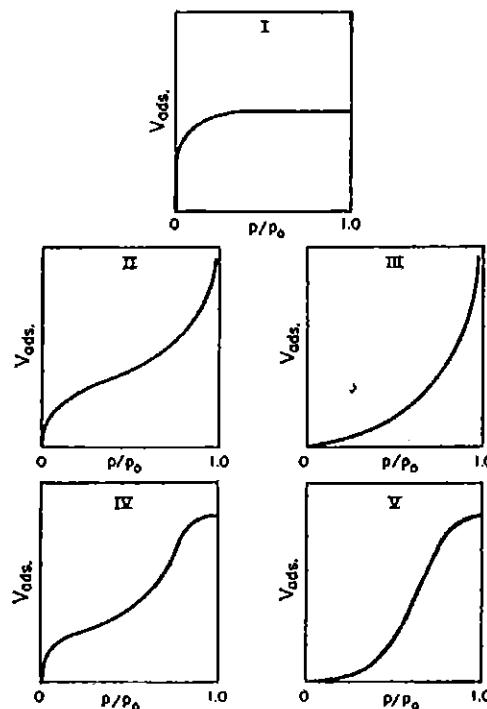
2.5.3 แบบจำลองไอโซเทอมการดูดซับปือที

ในปี ค.ศ. 1903-1986 นักวิทยาศาสตร์ชาวอเมริกัน Stephen Brunauer และ ในปี ค.ศ.
 1900-1985 Paul Emmett และ Edward Teller ได้ศึกษาการดูดซับหลายชั้นและเสนอตั้งสมการ
 2.5

$$P \frac{P_o}{V(P_o - P)} = \frac{1}{V_o k} + \frac{P}{P_o} \quad 2.5$$

เมื่อ P = ความดันสมดุลของสารถูกดูดซับ
 V = ปริมาตรที่ถูกดูดซับที่ความดัน
 V_o = ปริมาตรที่ถูกดูดซับเพื่อให้เกิดเป็นชั้นเดียว
 P_o = ความดันไออิ่มตัวของโน๊มเลกัลที่ถูกดูดซับ
 k = ค่าคงที่

Brunauer-Emmett-Teller ได้แบ่งลักษณะไอโซเทอมออกเป็น 5 แบบ ดังรูป 2.12 ซึ่งอธิบาย
 การดูดซับแต่ละแบบดังนี้



รูป 2.12 ไอโซเทอมของการดูดซับแบบต่างๆ ของ Brunauer-Emmett-Teller ในระบบก๊าซ

แบบ I เป็นไอโซเทอมของการดูดซับที่สารดูดซับมีขนาดใหญ่กว่าขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางของโมเลกุลที่ถูกดูดซับไม่มากการบรรจุโมเลกุลลงในรูขนาดเล็กของสารดูดซับนี้อย่างสมบูรณ์ และมีการอิ่มตัวที่แน่นอนโดยเกิดการเรียงเป็นชั้นเดียว

แบบ II และ III เป็นไอโซเทอมที่สารดูดซับที่การกระจายขนาดรูพรุนในช่วงกว้างในระบบนี้เกิดการดูดซับที่ต่อเนื่องจากการเรียงตัวโมเลกุลเพียงชั้นเดียว จนถึงโมเลกุลหลายชั้น โดยในแบบที่ III จะมีแรงกระทำระหว่างโมเลกุลที่ถูกดูดซับกับผิวสารดูดซับมากกว่า

แบบ II และ IV เป็นไอโซเทอมของการดูดซับ ที่มีรูพรุนใหญ่กว่าขนาดของเส้นผ่านศูนย์กลางของโมเลกุลที่ถูกดูดซับมาก จึงเกิดการเรียงตัวของโมเลกุลที่ผิวของสารดูดซับเป็นสองชั้น

แบบ V เป็นไอโซเทอมที่เกิดขึ้น เมื่อแรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลที่ถูกดูดซับกับผิวของสารดูดซับมีความแรงมากขึ้น

2.5.4 แบบจำลองไอโซเทอมการดูดซับของ Temkin MO Memoir

อัตราการดูดซับ (adsorption rate) บนพื้นผิวจะขึ้นอยู่กับ

- ความดันของแก๊ส (P) เนื่องจากความแข็งนั้น ถ้า P มีค่ามาก อัตราการดูดซับก็จะมากตามไปด้วย
- สัดส่วนพื้นที่ผิวของแข็งที่ยังว่างอยู่ (พื้นที่ที่ยังไม่มีโมเลกุลแก๊สลงไปเกาะ) ซึ่งเท่ากับ $(1 - \theta)$
- พลังงานกระตุ้นของการดูดซับ ซึ่งแปรผันตามอุณหภูมิ $\left(k_{ads} e^{-\frac{E_{ads}}{RT}} \right)$

$$r_{ads} = P(1 - \theta)k_{ads} \cdot e^{-\frac{E_{ads}}{RT}} \quad (2.6)$$

อัตราการรายซับ (desorption rate) บนพื้นผิวจะขึ้นอยู่กับ

- สัดส่วนพื้นที่ผิวของแข็งที่มีโมเลกุลแก๊สปกคลุมอยู่ (θ) และ
- ค่าคงที่ของการรายซับ ซึ่งแปรผันตามอุณหภูมิ $\left(\theta k_{des} e^{-\frac{E_{des}}{RT}} \right)$

$$r_{des} = \theta \cdot k_{des} \cdot e^{-\frac{E_{des}}{RT}} \quad (2.7)$$

ที่ภาวะสมดุลนี้อัตราการดูดซับเท่ากับอัตราการรายซับ หรือ สมการ (2.6) = สมการ (2.7) จะได้

$$P(1 - \theta)k_{ads} \cdot e^{-\frac{E_{ads}}{RT}} = \theta \cdot k_{des} \cdot e^{-\frac{E_{des}}{RT}} \quad (2.8)$$

จัดรูปแบบสมการที่ 2.8 ใหม่

$$P = \frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot \frac{\theta}{(1 - \theta)} \cdot e^{-\frac{(E_{des} - E_{ads})}{RT}}$$

$$\text{กำหนดให้ } \Delta H_{ads} = E_{des} - E_{ads} \quad (2.9)$$

แทนค่าจาก (2.9) ลงใน (2.8) จะได้

$$P = \frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot \frac{\theta}{(1 - \theta)} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads}}{RT}} \quad (2.10)$$

กำหนดให้ $\frac{1}{K} = \frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads}}{RT}}$ (2.11)

จะได้ $P = \frac{1}{K} \cdot \frac{\theta}{(1-\theta)}$ (2.12)

หรือ $\theta = \frac{KP}{(1-P)}$ (2.13)

สมการที่ (10) คือแบบจำลองไอโซเทอมการดูดซึบของ Langmuir นั่นเอง

ในกรณีที่ค่า χ มีค่าต่ำนั้นพบว่าค่า ΔH_{ads} ค่อนข้างคงที่ แต่เมื่อ χ เพิ่มขึ้น มีการสังเกตว่า ΔH_{ads} มีแนวโน้มที่จะลดลง การเปลี่ยนแปลงนี้เกิดจากการที่ตำแหน่งดูดซึบบนพื้นผิวนั้นมีความแตกต่างกันอยู่ และเกิดจากการมีแรงกระทำกันระหว่างโมเลกุลที่ถูกดูดซึบอยู่บนพื้นผิวและโมเลกุลที่กำลังจะถูกดูดซึบบนพื้นผิว (ตอนที่ Langmuir นำเสนอไอโซเทอมการดูดซึบทองเขาในปีค.ศ. ๑๙๑๖ นั้น ภาพโครงสร้างอะตอมยังไม่มีความชัดเจน กลศาสตร์คัวณิตมายังอยู่ในระหว่างการพัฒนา)

ในปี ค.ศ. ๑๙๔๐ Mikhail Temkin จึงได้นำเสนอแบบจำลองการดูดซึบโดยกำหนดให้ค่า ΔH_{ads} ลดลงแบบเชิงเส้นตามค่า θ ที่เพิ่มขึ้นตามสมการ

$$\Delta H_{ads} = \Delta H_{ads,0}(1 - a\theta) \quad (2.14)$$

เมื่อ ΔH_{ads} คือ ค่าความร้อนของการดูดซึบที่ค่า θ ได้ ๑ และ $\Delta H_{ads,0}$ คือค่าความร้อนของการดูดซึบที่ค่า θ เป็นศูนย์

ทำการแทนสมการที่ (2.14) ลงในสมการที่ (2.10) จะได้

$$P = \frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot \frac{\theta}{(1-\theta)} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}(1-a\theta)}{RT}} \quad (2.15)$$

$$P = \left(\frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT}} \right) \cdot \frac{\theta}{(1-\theta)} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}a\theta}{RT}} \quad (2.16)$$

จากนั้นทำการ take logarithm ทั้งสองข้างของสมการที่ (2.16)

$$\ln P = \ln \left(\frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT}} \right) + \ln \frac{\theta}{(1-\theta)} + \left(\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT} \cdot a \right) \theta \quad (2.17)$$

ที่อุณหภูมิคงที่จะเห็นว่าพจน์แรกทางด้านขวาของสมการที่ (2.17) นั้นไม่เข้ากับค่า χ และถือได้ว่าเป็นค่าคงที่ และค่า $\ln P$ ของพจน์ที่สองนั้นเปลี่ยนจาก -1.39 (ที่ค่า $\chi = 0.2$) ไปเป็น 1.39 (ที่ค่า $\chi = 0.8$) ซึ่งพอจะประมาณได้ว่าเปลี่ยนแปลงไม่มาก ทำให้สามารถถูบรวมพจน์แรกและพจน์ที่สองเข้าด้วยกันและถือว่าเป็นค่าคงที่ และค่าในวงเล็บของพจน์ที่สามทางด้านขวาที่นั้นก็เป็นค่าคงที่ เช่นกัน

ดังนั้นเราจะสามารถจัดสมการที่ (2.17) ใหม่ได้ดังนี้

$$\theta = \left(\frac{1}{\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT} \cdot a} \right) \cdot \left(\ln P - \left(\ln \left(\frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT}} \right) + \ln \frac{\theta}{(1-\theta)} \right) \right) \quad (2.18)$$

$$\text{กำหนดให้ } A = \left(\frac{1}{\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT} \cdot a} \right) \quad (2.19)$$

$$\text{และ } \ln B = - \left(\ln \left(\frac{k_{des}}{k_{ads}} \cdot e^{-\frac{\Delta H_{ads,0}}{RT}} \right) + \ln \frac{\theta}{(1-\theta)} \right) \quad (2.20)$$

ดังนั้นสมการที่ (2.18) จะกลายเป็น

$$\theta = A \cdot \ln(BP) \quad (2.21)$$

สมการที่ (2.21) คือ ไฮโซเทอมการดูดซับของ Temkin ถ้าพิจารณาเทียบกับไฮโซเทอม ไฮโซเทอมการดูดซับของ Temkin นั้นสามารถนำไปใช้ได้กับการดูดซับทางเคมี (chemisorption) เนื่องจากในสมการนั้นมีการพิจารณาถึงพลังงานกระตันของการดูดซับด้วย

2.5.5 ตัวอย่างการศึกษาแบบจำลองไฮโซเทอมในวัสดุดูดซับต่างๆ

นายรินทร์ สุทธะนันท์ และ พศ. โกรวิทย์ ปิยะมังคลา ศึกษาการดูดซับสีย้อมเมทิลีนบลู โดยใช้ แกลบดัดแปร พบร่วมความเข้มข้นเริ่มต้นและอุณหภูมิของสีย้อมเมทิลีนบลูมีผลต่อการดูดซับ โดยไฮโซเทอมการดูดซับสอดคล้องกับสมการฟูนเดลิช

นางสาวจันทนา ไพรบูรณ์ นายศรدادกรณ์ พิมลา นางสาวมัธรียา แหลมเหยื้บ และนางสาว อนงค์ จีรภัทร ศึกษาการดูดซับสีย้อมเบสิกด้วยสารร่ายสีเขียว พบร่วมเมื่อความเข้มข้นของสีย้อมเพิ่ม สูงขึ้น ทำให้ความสามารถในการดูดซับของสารร่ายเพิ่มขึ้น โดยที่ไฮโซเทอมของการดูดซับสอดคล้อง กับสมการฟูนเดลิชมากกว่าสมการแลงค์เมียร์

2.6 จนศาสตร์ของการดูดซึบ

2.6.1 ปฏิกิริยาอันดับ 1 (First-order kinetic)

คือ ปฏิกิริยาที่อัตราการเกิดปฏิกิริยาขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารตั้งต้นยกกำลังหนึ่ง สมการ first-order kinetic แสดงได้ดังสมการ 2.26

$$\frac{dq_t}{dt} = k_1(q_e - q_t) \quad 2.26$$

อินทิเกรตสมการ 2.26 ที่สภาวะ $t = 0$ ถึง $t = t$ และ $q_t = 0$ ถึง $q_t = q_t$ สมการเส้นตรงของ Pseudo-first order แสดงได้ดังสมการ 2.27

$$\log(q_e - q_t) = \log q_e - \left(kt \frac{1}{2.303}\right) \quad 2.27$$

| | | |
|-------|-------|---|
| เมื่อ | q_t | = ความสามารถในการดูดที่เวลาใดๆ (มิลลิกรัมต่อกรัม) |
| | k_1 | = ค่าคงที่อัตราเร็วของปฏิกิริยาอันดับที่หนึ่ง (ต่อนาที) |
| | t | = เวลาที่ใช้ในการดูดซึบ (นาที) |

นำข้อมูลมาเขียนความสัมพันธ์ระหว่าง $\log(q_e - q_t)$ กับ t จะได้กราฟเส้นตรง ค่าคงที่อัตราเร็วของ Pseudo-first order (k_1) หาได้จากความชันของเส้นตรง ในขณะที่การคำนวณความสามารถในการดูดซึบ (q_e) จากสมการ Pseudo-first order หาได้จากจุดตัดของสมการเส้นตรง

2.6.2 ปฏิกิริยาอันดับ 2 (Second-order kinetic)

คือ ปฏิกิริยาที่อัตราการเกิดปฏิกิริยาขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารตั้งต้นสองชนิด หรือ ขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารตั้งต้นสองชนิด แต่ละชนิดยกกำลังหนึ่ง สมการ Second-order kinetic แสดงในสมการ 2.28

$$\frac{dq_t}{dt} = k_2(q_e - q_t)^2 \quad 2.28$$

อินทิเกรตสมการที่ 2.28 ที่เวลา $t = 0$ ถึง $t = t$ และ $q_t = 0$ ถึง $q_t = q_t$ สมการเส้นตรงของ Pseudo-second order แสดงดังสมการ 2.29

$$\frac{t}{q_t} = \left(\frac{1}{k_2 q_e^2}\right) + \left(\frac{t}{q_e}\right) \quad 2.29$$

เมื่อ $k_2 = \text{ค่าคงที่อัตราเร็วของปฏิกิริยาอันดับที่สอง}$ (กรัมต่อมิลลิกรัม-นาที)

นำข้อมูลมาเขียนความสัมพันธ์ระหว่าง $\frac{t}{q_t}$ กับ t จะได้กราฟเส้นตรง มีค่าความชันเป็น $\frac{1}{q_e}$ และจุดตัดแกนตั้ง สามารถหาค่าคงที่ k_2 ของสมการ Pseudo-second order นำข้อมูลการศึกษาความเข้มข้นเริ่มต้นและการดูดซึบ

2.6.3 ตัวอย่างการศึกษาจลนศาสตร์ในวัสดุดูดซึบต่างๆ

นายรินทร์ สุทธะนันท์ และ พศ. โภวิทย์ ปิยะมังคลา ศึกษาเรื่องจลนศาสตร์และเทอร์โมเคมี การดูดซึบเมทิลีนบูโลโดยใช้แกลบตัดแปร พบร่วมกับการดูดซึบสอดคล้องกับสมการ Pseudo-second Order อธิบายได้ว่าเป็นการดูดซึบทางเคมีที่ใช้อิเล็กตรอน ร่วมกันระหว่างแกลบตัดแปรและสีย้อม เมทิลีนบูล

นางสาวจันทนา ไพรบูรณ์ นายไตรดากรณ์ พิมลา นางสาวมัธรียา แหลหะเหย็บ และนางสาว องนงค์ จิรภัทร ศึกษาการดูดซึบสีย้อมเบสิกโดยใช้มวลชีวภาพจากสารร้ายเป็นตัวดูดซึบ พบร่วมกับความเป็นกรด-เบสของสีย้อมเท่ากับ 6 จะให้ความสามารถในการดูดซึบสีย้อมสูงสุด 21.47 มิลลิกรัมต่อกรัม และมีจลนศาสตร์ของการดูดซึบสอดคล้องกับสมการ Pseudo-second order มากกว่า Pseudo-first order

๑๗๑๙๖๗๓๘



สำนักหอสมุด

บทที่ 3 วิธีดำเนินโครงการ

๑๒ ๓.๔. ๒๕๖๐

3.1 อุปกรณ์และสารเคมี

3.1.1 อุปกรณ์

- 3.1.2.1 กระถาง
- 3.1.2.2 ถังน้ำขนาด 10 ลิตร
- 3.1.2.3 เครื่องปั่น
- 3.1.2.4 บีกเกอร์
- 3.1.2.5 เตาเผาความร้อนสูง (สามารถควบคุมอุณหภูมิได้)
- 3.1.2.6 ตะแกรงร่อนขนาด 212 ไมโครเมตร และ 106 ไมโครเมตร
- 3.1.2.7 เครื่องซีช
- 3.1.2.8 ถ้วยเซรามิกที่ความร้อน
- 3.1.2.9 ครกบด
- 3.1.2.10 เครื่องกวนสารแบบแม่เหล็กและให้ความร้อน
- 3.1.2.11 แม่เหล็ก
- 3.1.2.12 กระดาษกรอง
- 3.1.2.13 เครื่องกรองสุญญาการ
- 3.1.2.15 เครื่องวัดการดูดกลืนแสง (UV-Vis Spectrophotometer)
- 3.1.2.16 ขดปรับปริมาณ
- 3.1.2.17 ปีเปต
- 3.1.2.18 ลูกยาง
- 3.1.2.19 เครื่องสั่นความถี่สูง (Ultrasonic bath)

3.1.2 สารเคมี

- 3.1.2.1 เมทิลีนบูลู

3.2 การสังเคราะห์น้ำสีเมทิลีนบูลู

- 3.2.1 ชั้งผงสีเมทิลีนบูลู ปริมาณ 3, 10, 20, 50 และ 100 มิลลิกรัม
- 3.2.2 ละลายในน้ำปราศจากไอออน 1 ลิตร คนจนผงสีละลายหมด

3.3 การสังเคราะห์วัสดุพูนจากหญ้าแฟก

- 3.3.1 นำไปบนหญ้าแฟกมาทำความสะอาด
- 3.3.2 ตัดใบหญ้าแฟกเป็นชิ้นเล็กๆ ความยาวไม่เกิน 1 เซนติเมตร
- 3.3.3 นำไปบนหญ้าแฟกที่ตัดแล้วมาปั่นละเอียด
- 3.3.4 อบด้วยอุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 12 ชั่วโมง และทิ้งไว้ให้เย็นเป็นเวลา 4 ชั่วโมง
- 3.3.5 นำไปบนหญ้าแฟกที่อบแล้วมาปั่นละเอียดเพื่อให้ได้ผงสำหรับเตรียมวัสดุสังเคราะห์ และนำมาร่อนด้วยตะแกรงขนาด 212 ไมโครเมตร
- 3.3.6 นำมาร่อนอีกครั้งด้วยตะแกรง ขนาด 106 ไมโครเมตร เพื่อนำผงที่ติดบนตะแกรงขนาด 106 ไมโครเมตรมาเตรียมสังเคราะห์
- 3.3.7 จานั้นนำหญ้าที่ได้มาเผาที่อุณหภูมิ 100, 200, 400, 600, 800 และ 1000 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง ทิ้งไว้ให้เย็นเป็นเวลา 6 ชั่วโมง จะได้วัสดุดูดซับจากใบหญ้าแฟก
- 3.3.7 นำวัสดุดูดซับที่ได้ใส่ในเครื่องสั่นความถี่สูง เป็นเวลา 30 นาที แรงสั่นระดับ Normal ที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส
- 3.3.8 นำไปกรองด้วยเครื่องกรองสุญญากาศ โดยผ่านกระดาษกรอง GF/C
- 3.3.9 นำไปอบด้วยอุณหภูมิ 110 องศาจนแห้ง

3.4 การศึกษาประสิทธิภาพของการดูดซับ

- 3.4.1 เตรียมน้ำสีเมทลีนบลูความเข้มข้น 3 มิลลิกรัมต่องลิตร ปริมาณ 50 มิลลิลิตร ในบีกเกอร์ 6 อัน
- 3.4.2 นำวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ที่อุณหภูมิต่างๆ ได้แก่ 100, 200, 400, 600, 800 และ 1000 องศาเซลเซียส ปริมาณ 0.02 กรัม ลงในบีกเกอร์ที่ 1, 2, 3, 4, 5 และ 6 ตามลำดับ
- 3.4.3 ปั่นกวนด้วยเครื่องกวนสารแบบแม่เหล็กที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาทีที่อุณหภูมิห้อง เป็นเวลา 10 นาที
- 3.4.4 นำไปกรองด้วยเครื่องกรองสุญญากาศ โดยผ่านกระดาษกรอง GF/C
- 3.4.5 นำน้ำที่ผ่านการกรองแล้วไปวัดค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 400-800 นาโนเมตร โดยใช้เครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง

3.5 การวิเคราะห์และคำนวณ

3.5.1 ความชื้น (Moisture)

นำหญ้าไปอบที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 12 ชั่วโมง และทิ้งไว้ให้เย็นเป็นเวลา 4 ชั่วโมง จากนั้นคำนวณตามสมการที่ 3.1

$$\% \text{ ความชื้น} = \frac{(\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา} - \text{น้ำหนักหญ้าหลังเผา})}{\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา}} \times 100 \quad 3.1$$

3.5.2 ของแข็งระเหยได้ (Volatile matter)

นำหญ้าแห้งไปเผาที่อุณหภูมิ 850 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 7 นาที และทิ้งไว้ให้เย็นเป็นเวลา 4 ชั่วโมง จากนั้นคำนวณตามสมการที่ 3.2 (Katesa *et al.*, 2013)

$$\% \text{ ของแข็งระเหยได้} = \frac{(\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา} - \text{น้ำหนักหญ้าหลังเผา } 850^{\circ}\text{C})}{\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา}} \times 100 \quad 3.2$$

3.5.3 ขี้เถ้า (Ash)

นำหญ้าจากข้อ 3.5.2 มาเผาต่อที่อุณหภูมิ 800 องศาเซลเซียส จนกว่าน้ำหนักจะคงที่ นาที และทิ้งไว้ให้เย็นเป็นเวลา 4 ชั่วโมง จากนั้นคำนวณตามสมการที่ 3.3 (Katesa *et al.*, 2013)

$$\% \text{ ขี้เถ้า} = \frac{(\text{น้ำหนักหญ้าหลังเผา } 800^{\circ}\text{C} \text{ จนน้ำหนักคงที่})}{\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา } 850^{\circ}\text{C}} \times 100 \quad 3.3$$

3.5.4 คาร์บอนคงที่ (Fixed carbon)

คำนวณตามสมการที่ 3.4 (Katesa *et al.*, 2013)

$$\% \text{ คาร์บอนคงที่} = (100 - \% \text{ ของแข็งระเหย} - \% \text{ ขี้เถ้า}) \quad 3.4$$

3.5.5 ปริมาณวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ (Yield)

คำนวณตามสมการที่ 3.5

$$\% \text{ วัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้} = \frac{\text{น้ำหนักหญ้าหลังเผาที่อุณหภูมิคงที่}}{\text{น้ำหนักหญ้าก่อนเผา}} \times 100 \quad 3.5$$

3.5.6 ประสิทธิภาพการดูดซับ (%)

คำนวณตามสมการที่ 3.6

$$\% \text{ การกำจัด} = \frac{(\text{ความชื้นชั้นนำเข้า} - \text{ความชื้นชั้นนำออก})}{\text{ความชื้นชั้นนำเข้า}} \times 100$$

3.6

บทที่ 4

ผลการทดลองและวิเคราะห์

ในการศึกษาโครงงานนี้เป็นการนำหญ้าแฟกซึ่งจัดเป็นเศษสุดเหลือทิ้งทางการเกษตรมาใช้เป็นวัตถุดิบในการสังเคราะห์สุดดูดซับ โดยจะนำใบหญ้าแฟกแห้งมาเผาที่อุณหภูมิต่างๆ เพื่อให้ได้วัสดุที่มีความพรุน (วัสดุดูดซับ) จากนั้นนำไปทดสอบประสิทธิภาพในการดูดซับ ตลอดจนไฮโซเทอม และจันทร์ของการดูดซับ

4.1 ผลของอุณหภูมิต่อสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ

ใบหญ้าแฟกที่ใช้ในการทดลองนี้ ปลูกในพื้นที่ตำบล ชุมแสงสิงค์ อำเภอบางระกำ จังหวัดพิษณุโลก โดยได้รับการสนับสนุนจากคุณ นายเฉลิม บดีรัฐ และเครือข่ายหญ้าแฟกภาคเหนือตอนล่าง เมื่อนำใบหญ้าแฟกสดไปเผาที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 12 ชั่วโมง เพื่อกำจัดความชื้น พบว่าใบหญ้าแฟกมีความชื้นคิดเป็น 19.17 เปอร์เซ็นต์ สำหรับผลการวิเคราะห์องค์ประกอบพื้นฐานของใบหญ้าแฟกแห้ง ประกอบด้วยของแข็งระเหย 94.4 เปอร์เซ็นต์ (ของแข็งระเหยได้ หรือ Volatile Matters สารที่เมื่อทำการเผาจะกลایเป็นแก๊สหรือควันแล้วระเหยไป) คาร์บอนคงที่ 1.0 เปอร์เซ็นต์ (คาร์บอนคงที่ หรือ Fixed Carbon คือ ปริมาณของสารประกอบของคาร์บอนที่ไม่รวมเข้าด้วย กับสารอินทรีย์นั้นหลังจากที่สารระเหยถูกออกไประลัว) และเข้าด้วย 4.6 เปอร์เซ็นต์ (เข้าด้วย หรือ Ash คือ ส่วนของชีวมวลที่ถูกเผาไหม้อย่างสมบูรณ์โดยไม่สามารถเผาไหม้อีกต่อไปแล้ว) (ตารางที่ 4.1)

เมื่อนำใบหญ้าแฟกแห้งไปเผาที่อุณหภูมิต่างๆ จะได้วัสดุดูดซับแสดงดังรูปที่ 4.1 จะเห็นได้ว่าวัสดุดูดซับจะมีสีเข้มเมื่อเผาที่อุณหภูมิต่ำ และสีจะจางลง (หรือเป็นสีเทา) เมื่อเผาที่อุณหภูมิสูง นอกจากนี้อุณหภูมิในการเผายังมีผลต่อสัดส่วนของของแข็งระเหยและเข้าด้วยในวัสดุดูดซับ ดังแสดงในรูปที่ 4.2 ที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส สัดส่วนของแข็งระเหยได้มีค่าเท่ากับ 94.4 เปอร์เซ็นต์ เปอร์เซ็นต์ และเข้าด้วยเท่ากับ 4.6 เปอร์เซ็นต์ ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส สัดส่วนของแข็งระเหยได้ลดลงเป็น 30.3 เปอร์เซ็นต์ และลดลงอย่างต่อเนื่องเหลือ 15.3, 11.5, 4.2 และ 0.4 เปอร์เซ็นต์ ที่อุณหภูมิ 400, 600, 800 และ 1000 องศาเซลเซียส ตามลำดับ ในขณะที่เปอร์เซ็นต์เข้าด้วยเพิ่มขึ้นจาก 15.3 เปอร์เซ็นต์ ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส เป็น 99.5 เปอร์เซ็นต์ ที่อุณหภูมิ 1000 องศาเซลเซียส

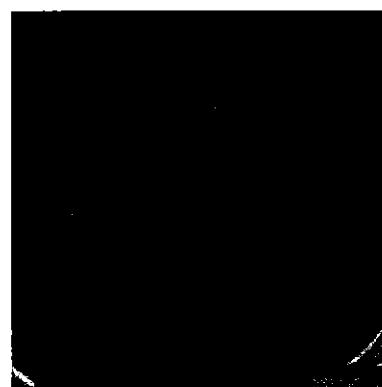
ที่สำคัญอุณหภูมิในการเผาที่ผลต่อปริมาณวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ (รูปที่ 4.3) จะเห็นได้ว่า เมื่อสังเคราะห์วัสดุดูดซับที่อุณหภูมิสูง ปริมาณวัสดุดูดซับที่ได้จะน้อยลง ทั้งนี้เป็นเพราะปริมาณของแข็งระเหยได้หายไปนั่นเอง โดยเมื่อเผาที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส สามารถสังเคราะห์วัสดุดูดซับสังเคราะห์ที่ได้คิดเป็น 26.51 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักหญ้า เมื่อเผาที่อุณหภูมิ 400 องศาเซลเซียส ปริมาณวัสดุดูดซับสังเคราะห์ที่ได้คิดเป็น 7.24 เปอร์เซ็นต์ และคงที่ประมาณ 5-7 เปอร์เซ็นต์ เมื่อเผาที่อุณหภูมิ 600-1000

ตารางที่ 4.1 แสดงองค์ประกอบของใบหญ้าแห้งแท้

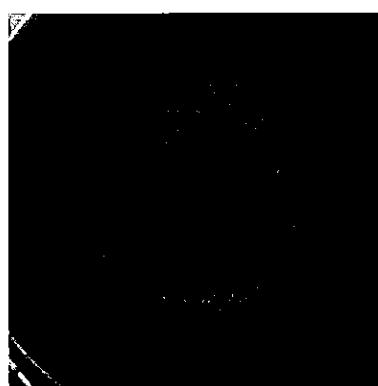
| องค์ประกอบ | % น้ำหนัก |
|---------------|-----------|
| ของแข็งระเหย | 94.4 |
| คาร์บอนครกที่ | 1.0 |
| ชีวภาพ | 4.6 |



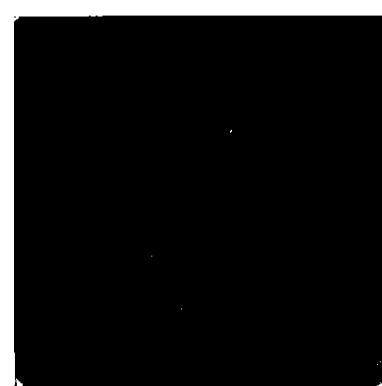
(ก)



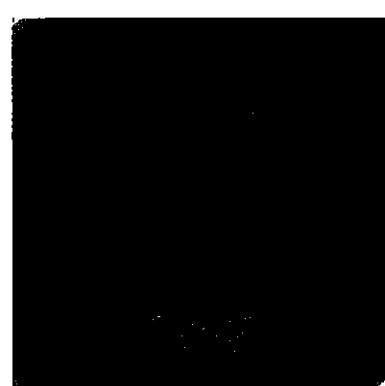
(ก)



(ก)

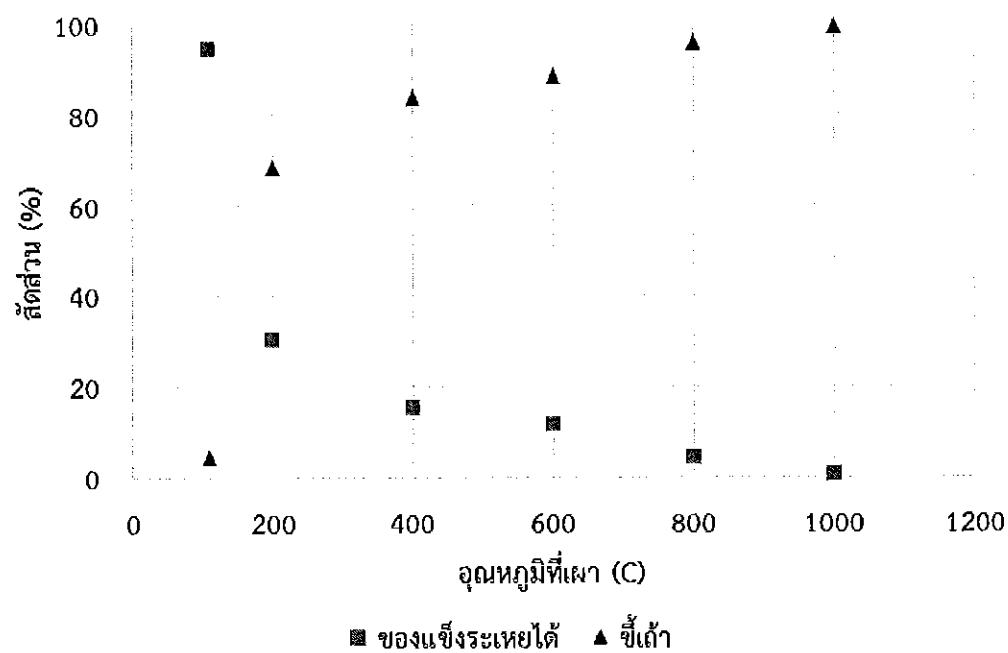


(ก)

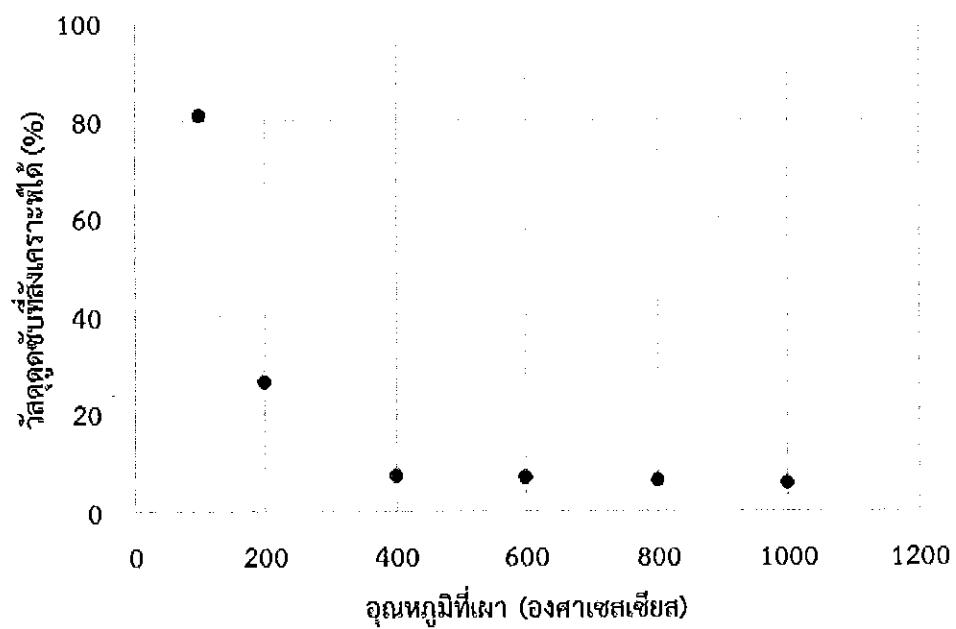


(ก)

รูปที่ 4.1 วัสดุดูดซับที่เผาที่อุณหภูมิต่างๆ (ก) 200 องศาเซลเซียส (ข) 400 องศาเซลเซียส
(ค) 600 องศาเซลเซียส (ง) 800 องศาเซลเซียส (จ) 1000 องศาเซลเซียส



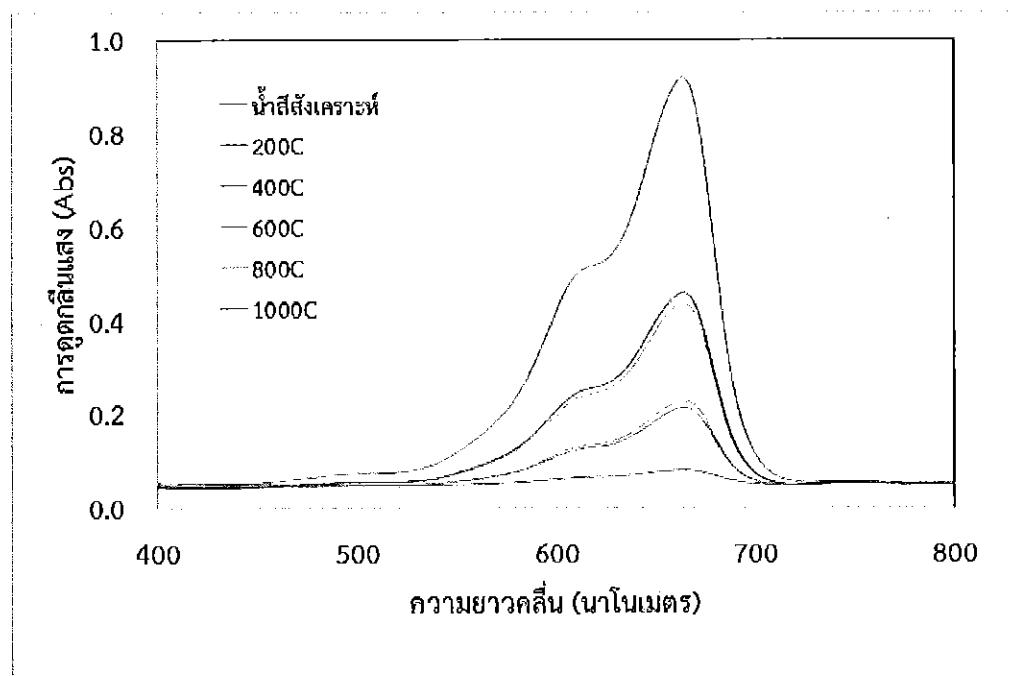
รูปที่ 4.2 แสดงสัดส่วนของแป้งระเหยได้และขี้เก้าของวัสดุดูดซับ เมื่อสังเคราะห์ที่อุณหภูมิต่างๆ



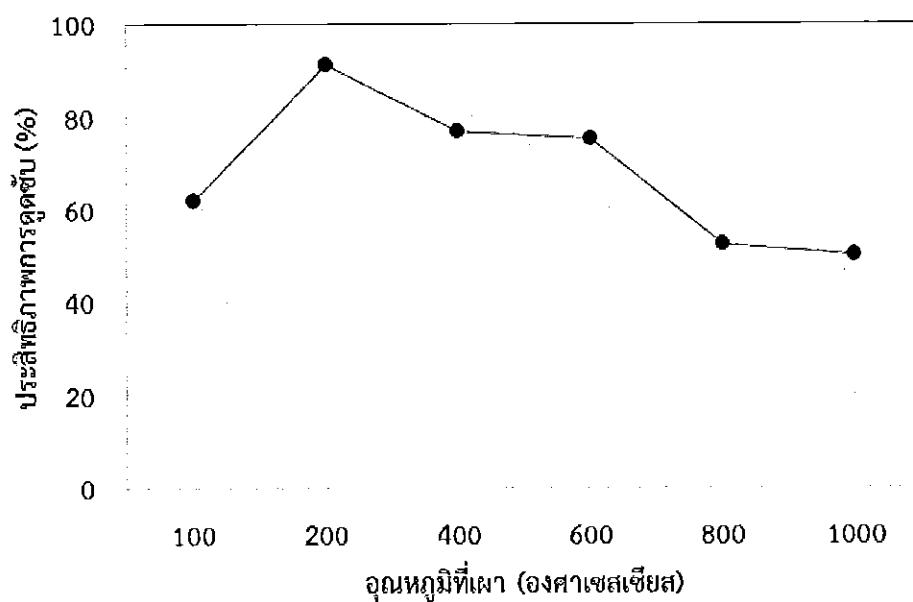
รูปที่ 4.3 แสดงเปอร์เซ็นต์ของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้ เมื่อสังเคราะห์ที่อุณหภูมิต่างๆ

4.2 ผลของอุณหภูมิต่อประสิทธิภาพในการดูดซับ

เมื่อน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลู ความเข้มข้น 3 มิลลิกรัมต่อลิตร วัดค่าการดูดกลืนแสงช่วง 400-800 นาโนเมตร พบร่วมกับความยาวคลื่น 664 นาโนเมตร จะให้ค่าการดูดกลืนแสงสูงสุด 0.9182 Abs (รูปที่ 4.4) จะเห็นได้ว่าเมื่อใช้วัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่ 200 องศาเซลเซียส ค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 664 นาโนเมตรของน้ำสีสังเคราะห์ลดลงจาก 0.9182 เหลือ 0.0801 Abs คิดเป็นประสิทธิภาพการบำบัด 91.3 เปอร์เซ็นต์ (รูปที่ 4.5) ซึ่งน้ำสีสังเคราะห์เปลี่ยนจากสีฟ้าเป็นใสและไม่มีสี (รูปที่ 4.6) เมื่อใช้วัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่ 400 และ 600 องศาเซลเซียส ค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 664 นาโนเมตร ลดลงเหลือประมาณ 0.2208 Abs คิดเป็นประสิทธิภาพการบำบัด 75-76 เปอร์เซ็นต์ และประสิทธิภาพการบำบัดน้อยที่สุด 50-52 เปอร์เซ็นต์ พบร่วมกับวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่ 800 และ 1000 องศาเซลเซียส ดังนั้nvัสดุดูดซับจากใบหญ้าแห้งที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส จะให้ประสิทธิภาพการดูดซับน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูสูงสุด



รูปที่ 4.4 แสดงการดูดกลืนแสงของน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูก่อนและหลังการดูดซับ
ที่ความเข้มข้น 3 มิลลิกรัม/ลิตร

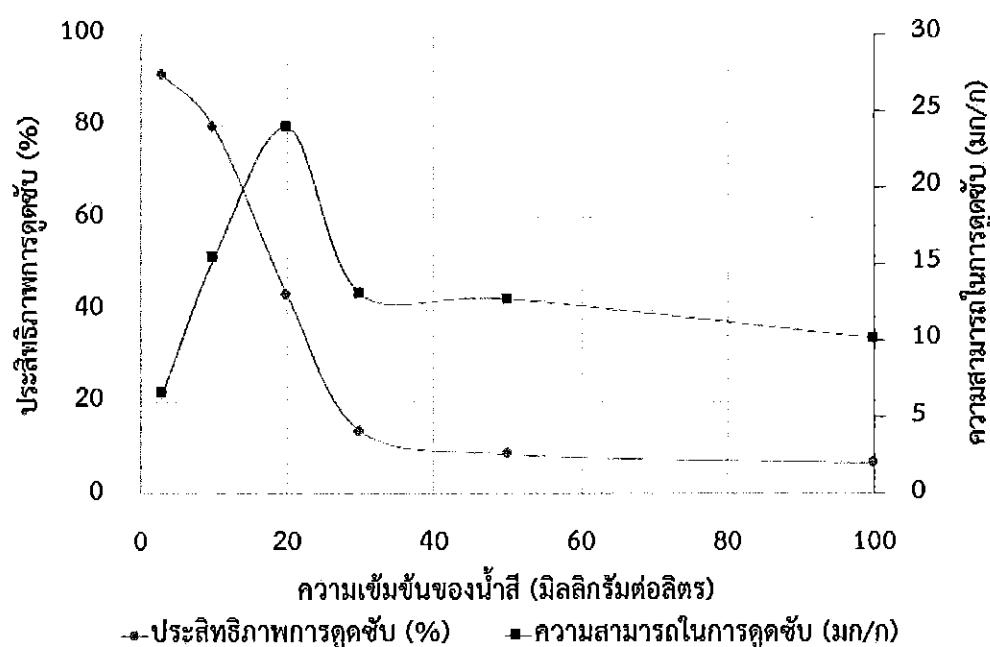


รูปที่ 4.5 แสดงประสิทธิภาพในการดูดซับ



รูปที่ 4.6 แสดงน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูก่อนและหลังบำบัด

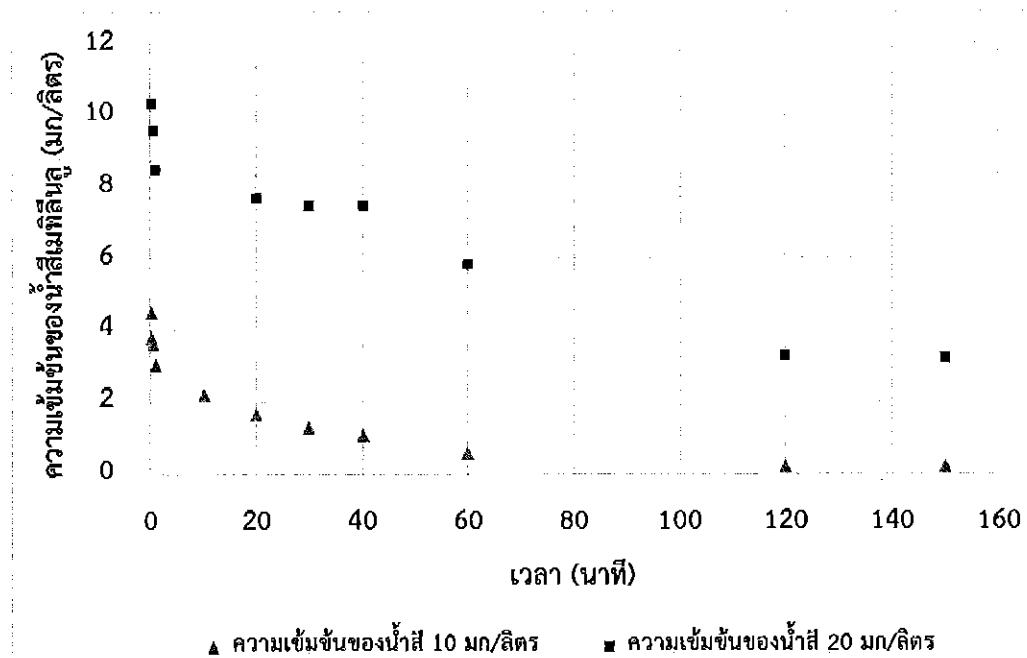
จากการทดลองข้างต้น พบว่าวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส ให้ประสิทธิภาพการบำบัดน้ำเสียสังเคราะห์สูงสุด ในการทดลองนี้จึงเป็นการศึกษาประสิทธิภาพการบำบัดของวัสดุดูดซับ 200 องศาเซลเซียสที่ความเข้มข้นสูงขึ้น โดยเพิ่มความเข้มข้นของน้ำเสียสังเคราะห์เป็น 10, 20, 30, 50 และ 100 มิลลิกรัมต่อลิตร จากรูปที่ 4.7 ประสิทธิภาพการบำบัดลดลงเล็กน้อยเป็น 79.6 เปอร์เซ็นต์ ที่ค่าความเข้มข้น 10 มิลลิกรัมต่อลิตร และลดลงเหลือ 43.2 เปอร์เซ็นต์ ที่ค่าความเข้มข้น 20 มิลลิกรัมต่อลิตร จากนั้นประสิทธิภาพเหลือประมาณ 6-15 เปอร์เซ็นต์ ที่ค่าความเข้มข้นสูงขึ้น ดังนั้นจึงสรุปได้ว่า ความเข้มข้นของน้ำเสียสังเคราะห์มีผลต่อประสิทธิภาพการดูดซับ โดยประสิทธิภาพการดูดซับลดลง เมื่อความเข้มข้นสูงขึ้น และความสามารถในการดูดซับสูงสุดของวัสดุดูดซับ ก็คือ 24 มิลลิกรัมต่อกิโลกรัม



รูปที่ 4.7 แสดงประสิทธิภาพในการดูดซับของวัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส

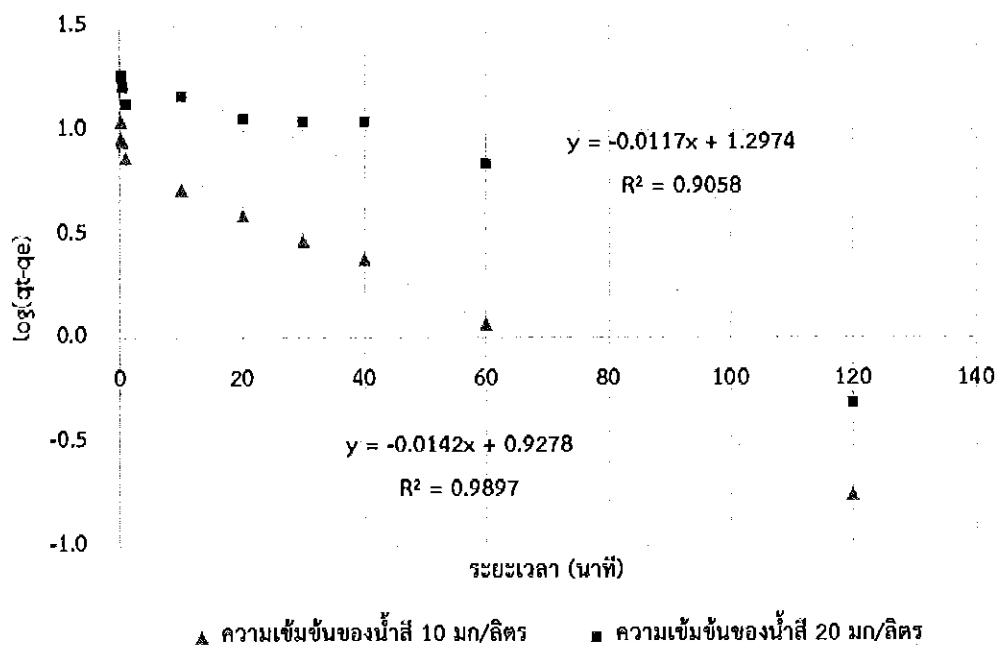
4.3 จลนศาสตร์ของการดูดซับ

ในการหางจลนศาสตร์และไอโซเทอมการดูดซับด้วยวัสดุดูดซับจากหยาแฟกที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส ความเข้มข้นของน้ำสีระหว่างการบำบัดถูกวิเคราะห์ที่เวลาต่างๆ เป็นระยะเวลา 3 ชั่วโมง แสดงผลดังรูป 4.8 โดยใช้ความเข้มข้นเริ่มต้นที่ 10 และ 20 มิลลิกรัมต่อลิตร จะเห็นได้ว่าในช่วงแรกของการดูดซับ (60 นาที) วัสดุดูดซับสามารถดูดซับสีเมทลีนบลูได้อย่างรวดเร็ว เนื่องจากช่องว่างภายในวัสดุดูดซับยังมีอยู่มาก และวัสดุดูดซับจะดูดซับสีเมทลีนบลูได้ช้าลง เมื่อเวลานานขึ้น ทั้งนี้ เพราะช่องว่างภายในวัสดุพูนลดลงนั่นเอง จากรูปที่ 4.8 ที่ความเข้มข้นของสีสังเคราะห์เมทลีนบลูเริ่มต้น 10 มิลลิกรัมต่อลิตร สามารถบำบัดน้ำสีได้ ~100% ในขณะที่ความเข้มข้นเริ่มต้น 20 มิลลิกรัมต่อลิตร ความเข้มข้นของสีประมาณ 3 มิลลิกรัมต่อลิตร ยังคงเหลืออยู่ ภายหลังการบำบัด

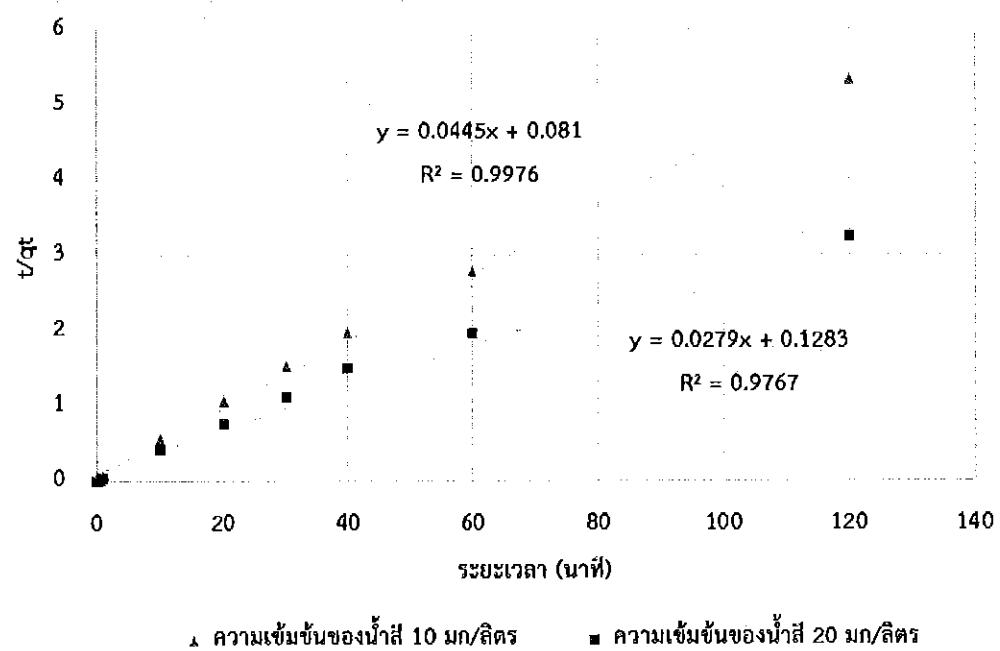


รูปที่ 4.8 แสดงการเปลี่ยนแปลงความเข้มข้นของน้ำสีเมทลีนบลูระหว่างการดูดซับ

จากรูปที่ 4.9 เมื่อนำค่าที่ได้จากการทดลองไปพล็อตกราฟระหว่าง $\log (q_e - q_t)$ กับ t ตามหลักการดูดซับแบบปฏิกริยาอันดับ 1 จะเห็นได้ว่าค่า R_2 เท่ากับ 0.9897 ที่ความเข้มข้นสีเริ่มต้น 10 มิลลิกรัมต่อลิตร และ 0.9058 ความเข้มข้นสีเริ่มต้น 20 มิลลิกรัมต่อลิตร ในขณะที่เมื่อพล็อตกราฟระหว่าง $\frac{t}{q_t}$ กับ t ตามหลักการดูดซับแบบปฏิกริยาอันดับ 2 จะเห็นได้ว่าค่า R_2 เท่ากับ 0.9976 และ 0.9767 ที่ความเข้มข้นสีเริ่มต้น 10 และ 20 มิลลิกรัมต่อลิตร ตามลำดับ (รูปที่ 4.10) ดังนั้นจึงสรุปได้ว่าจลนศาสตร์ของการดูดซับน้ำสีสังเคราะห์เมทลีนบลูด้วยวัสดุดูดซับสังเคราะห์เป็นไปตามหลักการดูดซับแบบปฏิกริยาอันดับ 2 (Anirudhan and Ramachandran 2015 ; Liu and Zhang 2015)



รูปที่ 4.9 แสดง箕นศาสตร์ของการดูดซับแบบปฏิกิริยาลำดับที่ 1 (First-order)



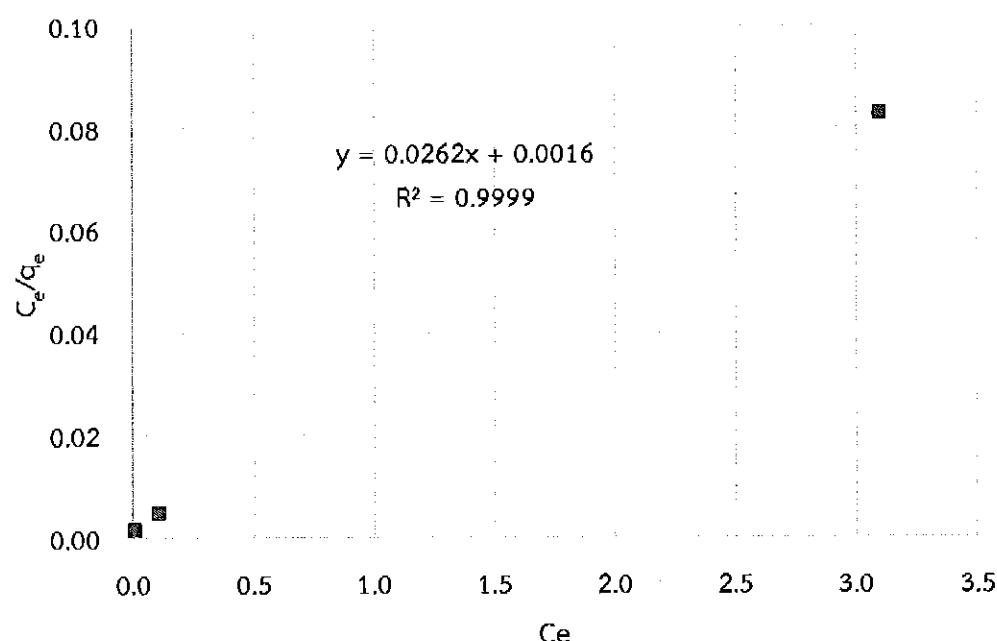
รูปที่ 4.10 แสดง箕นศาสตร์ของการดูดซับแบบปฏิกิริยาลำดับที่ 2 (Second-order)

ตารางที่ 4.2 แสดงค่าคงที่ในศาสตร์ของการดูดซับ

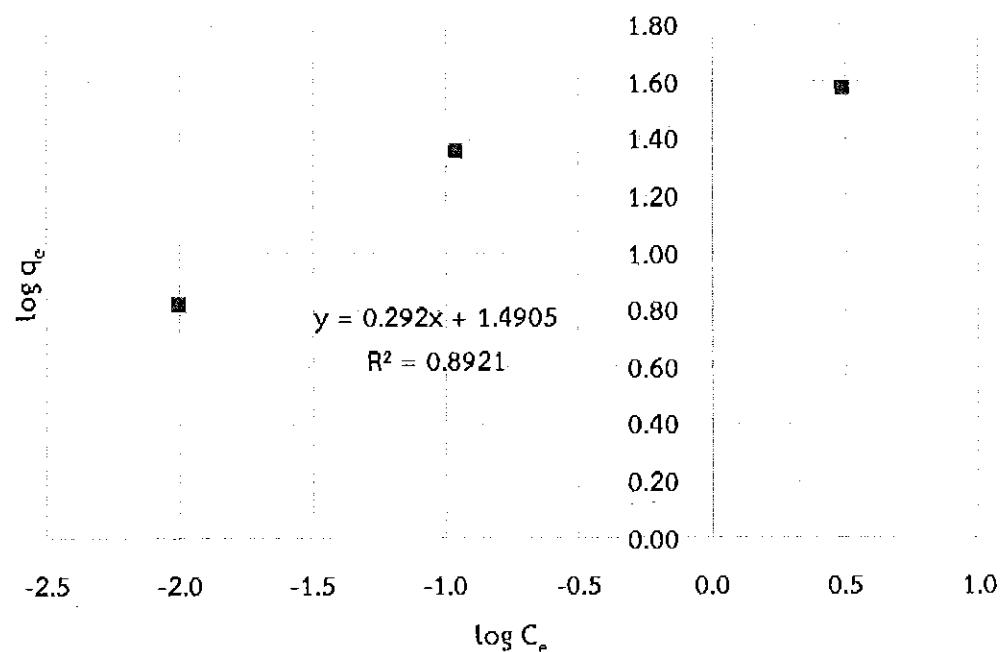
| Co (mg/l) | qe ,exp (mg/g) | First - order | | | second - order | | |
|--------------|-------------------|-------------------|-----------------------------------|--------|------------------|------------------------------------|--------|
| | | qe, cal (mg/g) | K (10^{-3}) (min $^{-1}$) | R 2 | qe,cal (mg/g) | K $_2$ (10^{-4}) (g/mg.min) | R 2 |
| 10 | 22.7365 | 8.4684 | 0.0327 | 0.9897 | 22.4719 | 0.5494 | 0.9976 |
| 20 | 37.4052 | 19.8335 | 0.0269 | 0.9058 | 35.8422 | 0.2175 | 0.9767 |

4.4 ไอโซเทอมการดูดซับ

จากรูปที่ 4.11 เมื่อนำค่าที่ได้จากการทดลองไปพลอตกราฟระหว่าง $\frac{C_e}{q_e}$ กับ C_e ตามหลักไอโซเทอมการดูดซับแบบแลงเมียร์ (Langmuir isotherm) พบว่าได้กราฟที่ได้เป็นเส้นตรงที่มีค่า R_2 เท่ากับ 0.9999 ในขณะที่เมื่อพลอตกราฟระหว่าง $\log \frac{X}{m}$ กับ $\log C_e$ ตามหลักไอโซเทอมการดูดซับแบบฟรุนดิช (Freundlich isotherm) พบว่ากราฟที่ได้มีลักษณะเป็นเส้นตรงที่ R_2 เท่ากับ 0.8921 (รูปที่ 4.12) ดังนั้นจึงสรุปได้ว่าไอโซเทอมการดูดซับน้ำสีสังเคราะห์เมทิลีนบลูด้วยวัสดุดูดซับสังเคราะห์ที่เป็นไปตามหลักการดูดซับแบบแลงเมียร์ (Langmuir isotherm) นั่นคือ การดูดซับแบบขึ้นเดียวบนพื้นผิวของวัสดุดูดซับ (Anirudhan and Ramachandran 2015 ; Liu and Zhang 2015)



รูปที่ 4.11 แสดงไอโซเทอมการดูดซับแบบแลงเมียร์ (Langmuir isotherm)



รูปที่ 4.12 แสดงไฮโซเทอมการดูดซึบแบบฟรุนดิช (Freundlich isotherm)

ตารางที่ 4.3 แสดงค่าคงที่ไฮโซเทอมการดูดซึบ

| | | |
|----------------------|-------|----------|
| Langmuir constants | Q_0 | 38.1679 |
| | b | 16.375 |
| | K_L | 624.9994 |
| | R^2 | 0.9999 |
| Freundlich constants | n | 3.4247 |
| | K_F | 30.9386 |
| | R^2 | 0.8921 |

บทที่ 5

สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผลการทดลอง

5.1.1 อุณหภูมิที่ใช้ในการเผาใบหญ้าແກມีผลต่อปริมาณวัสดุคุดชับที่สังเคราะห์ได้และสัดส่วนของของแข็งระเหยได้ かるบอนคงที่ และขี้เก้าในวัสดุคุดชับ

5.1.2 วัสดุคุดชับจากใบหญ้าແກที่สังเคราะห์ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียสให้ประสิทธิภาพการคุดชับน้ำสีเมทลีนบลูสูงสุด สามารถบำบัดน้ำสีเมทลีนบลูที่ความเข้มข้น 3 มิลลิกรัมต่อลิตรได้ถึง 91 เปอร์เซ็นต์

5.1.3 จนศาสตร์ของการคุดชับน้ำสีสังเคราะห์เมทลีนบลูด้วยวัสดุคุดชับสังเคราะห์เป็นไปตามหลักการคุดชับแบบปฏิกริยาอันดับ 2

5.1.4 ไอโซเทอมการคุดชับน้ำสีสังเคราะห์เมทลีนบลูด้วยวัสดุคุดชับสังเคราะห์เป็นไปตามหลักการคุดชับแบบลงเมียร์

5.2 ข้อเสนอแนะ

5.2.1 ทดลองเพิ่มปริมาณวัสดุคุดชับให้มากขึ้น เพื่อเปรียบเทียบประสิทธิภาพการคุดชับ

5.2.2 ทดลองใช้วัสดุธรรมชาติชนิดอื่นมาสังเคราะห์เป็นวัสดุคุดชับ เพื่อเปรียบเทียบประสิทธิภาพการคุดชับ

5.2.3 ความมีการศึกษาและพัฒนาต่อยอด ในการทดลองบำบัดสีชนิดอื่นๆ หรือน้ำสีอุตสาหกรรมฟอกย้อม

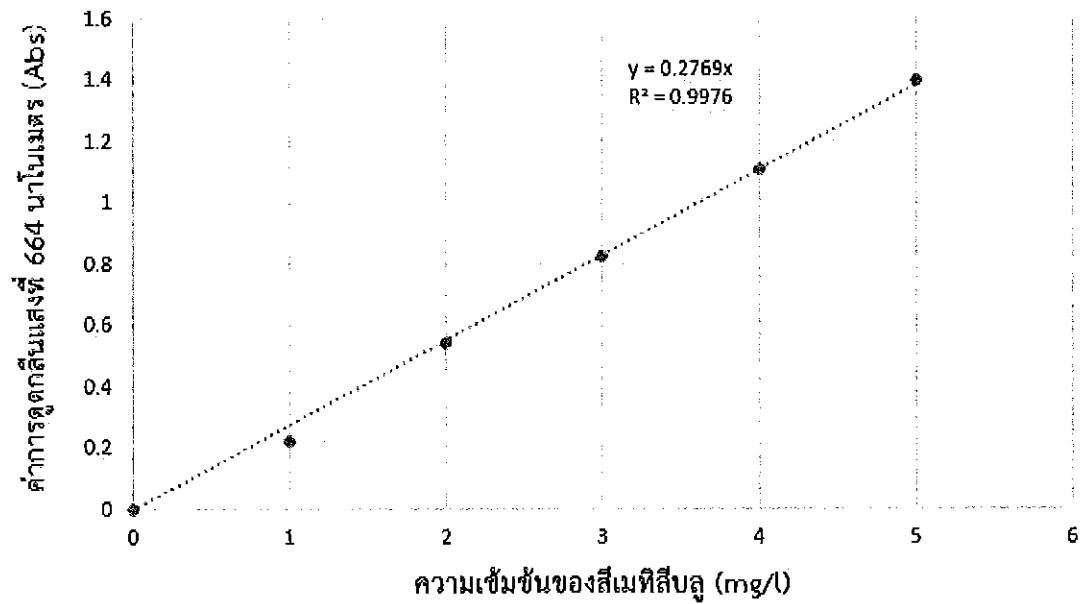
5.2.4 ความมีการวิเคราะห์องค์ประกอบของหญ้าແກ

เอกสารอ้างอิง

- [1] รศ.ดร.นิพนธ์ ตั้งคณาธุรักษ์ และรศ.คณิตา ตั้งคณาธุรักษ์. (2550). หลักการตรวจวินิจฉัยที่คุณภาพน้ำทางเคมี. กรุงเทพฯ: สำนักพิมพ์มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
- [2] โภวิทย์ ปิยะมังคลา, จาเรวะรณ ดาหัวตน์, ปิยวัฒน์ โพธิ์เมืองคลกุล และ ฉัฐรส คงสมภักดี จลนศาสตร์การดูดซับโครเมียม (VI) จากโรงงานชุบโลหะโดยใช้ไคโตซานเรซิน Kinetic Adsorption of Chromium (VI) from Electroplating Factory onto Chitosan Resin วารสารวิชาการพระจอมเกล้าพระนครเหนือ. (2551). ปีที่ 18 ฉบับที่ 1.
- [3] เดชา ฉัตรศิริเวช. (2552). กระบวนการดูดซับ กรุงเทพฯ
- [4] เกรียงศักดิ์ อุดมสินโรจน์. (2557). วิศวกรรมประปา. นนทบุรี: เอสอาร์ พรินติ้ง
- [5] กรมพัฒนาที่ดิน (2541). ความรู้เรื่องหญ้าแฟก. กระทรวงเกษตรและสหกรณ์. หน้า 84
- [6] กรมพัฒนาที่ดิน กระทรวงเกษตรและสหกรณ์. หญ้าแฟก สืบคันจาก http://www.ldd.go.th/link_vetiver/index.htm
- [7] รwinทร์ สุทธนันท์ และพศ.โภวิทย์ ปิยะมังคลา. จลนศาสตร์และเทอร์โมเคมีการดูดซับเมธิลีนบลูโดยใช้แกลบตัดเปร Kinetic and Thermodynamic Adsorption of Methylene Blue by Modified Rice Husk วารสารวิชาการพระจอมเกล้าพระนครเหนือ. (2554) ปีที่ 21 ฉบับที่ 2.
- [8] จันทนา ไพรบูรณ์, ศรีดาภรณ์ พิมลา, มัทธิยา แหล่เหย็บและอนงค์ จีรภัทร. (2555) การดูดซับสีเย้อมเบสิกด้วยสาหร่ายสีเขียว Spirogyra sp. Adsorption of Basic Dye on the Green Alga Spirogyra sp. วารสารวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยขอนแก่น. ปีที่ 40 ฉบับที่ 4.
- [9] Anirudhan, T.S., and Ramachandran, M. (2015). Adsorptive removal of basic dyes from aqueous solutions by surfactant modified bentonite clay (organoclay) : Kinetic and competitive adsorption isotherm. Process Safety and Environmental Protection, 95 : 215-225.
- [10] Ho, Y.S., and McKay, G. (1999). Pseudo-second order model for sorption processes. Process Biochemistry, 34(5): 451-465.
- [11] Jia, Y.F., and Thomas, K.M. (2000). Adsorption of cadmium ions on oxygen surface sites in activated carbon. Langmuir, 16 : 1114-1122.

- [12] Katesa, J., Junpiromand S., and Tangsathitkulchai, C. (2013). Effect of carbonization temperature on properties of char and activated carbon from coconut shell. *Suranaree J. Sci. Technol.*, 20(4) : 269-278.
- [13] Liu, X., and Zhang, L. (2015). Removal of phosphate anions using the modified chitosan beads : Adsorption kinetic, isotherm and mechanism studies. *Powder Technology*, 227 : 112-119.

ภาคผนวก



กราฟแสดงค่าการดูดกลืนแสงของเมทิลีนบลูที่ความเข้มข้นต่างๆ



กระทรวงทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อม
มีที่ตั้งอยู่ที่ กรุงเทพมหานคร ๑๐๔๐๐
โทรศัพท์ ๐๘๑-๒๔๒๕๗๗๗๗ โทรสาร ๐๘๑-๒๔๒๕๗๗๗๙
อีเมลล์ : cmu@nat.mof.gov.th

ใบรายงานผลการทดสอบ

เลขที่รายงานผล ๕๘/๐๒๘๗

วันที่ส่งตัวอย่าง STSC-CMU ๕๘/๐๑๑๖(๑)

ชื่อ / หน่วยงานผู้ขอรับบริการ ๐.๊.๊.๊.๊.๊.๊.๊.๊.๊.๊.
ที่อยู่เลขที่ ๑๐๙ ภาควิชาบริการวิเคราะห์ มหा�วิทยาลัยแม่ฟ้าหลวง
วันที่รับตัวอย่าง ๑๗ ถุนายน ๒๕๕๘ ช่วงเวลาที่ได้ทดสอบ ๒๓ ถุนายน ๒๕๕๘

วันที่ออกรายงานผลการทดสอบ ๕ มิถุนายน ๒๕๕๘

รายละเอียดตัวอย่าง หญ้าแมลง (ใบเล็ก)

ลักษณะทางกายภาพทั่วไป ปัจจุบันดังนี้ :-

ค่ามาตรฐาน : ถุงพลาสติก (ดูรูป) ปิดสนิท น้ำหนัก ๑๐ กรัม

อุณหภูมิขณะรับตัวอย่าง : อุณหภูมิห้อง, สภาพล้วนๆไม่มีปอก

ผลการทดสอบตัวอย่าง

| ลำดับที่ | รายการทดสอบ | ผลการทดสอบ | หน่วย* | EC | วิธีทดสอบ |
|----------|-------------|------------|--------|----|-----------|
| 1 | Si | 12.9188 | % w/w | - | EDXRF |
| 2 | P | 1.8871 | % w/w | - | EDXRF |
| 3 | S | 2.8926 | % w/w | - | EDXRF |
| 4 | Cl | 10.6218 | % w/w | - | EDXRF |
| 5 | K | 59.0139 | % w/w | - | EDXRF |
| 6 | Ca | 11.1217 | % w/w | - | EDXRF |
| 7 | Fe | 1.5541 | % w/w | - | EDXRF |

หมายเหตุ : * % w/w ก็อตต์กอร์ชเนต์โดยมวลของชิ้นส่วนที่ทราบแน่นอน

(a) ND = Not Detected (ไม่พบ)

(b) L.O.Q. = Limit of Quantitation

ผลการทดสอบตามเอกสารข้อข้อที่ ๑ รับรองจากเจ้าของตัวอย่างที่ได้รับการทดสอบที่นี่ กรณีที่ไม่ใช้รายงาน
ทั้งที่ไม่ในรายการ - ตัดออก ให้ไม่ได้รับอนุญาตเป็นลายลักษณ์อักษร

ลงชื่อ..... ๑๗๖๖๒๗

(นางสาวศรี ภูมิพันธ์ จิตประดิษฐ์)

ผู้จัดการสำนักวิชาการ

ลงชื่อ..... ๖๖๖๖๖๖

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. สุจิต พันธ์ บรรสมณกุล)

ผู้อำนวยการ กรมฯ

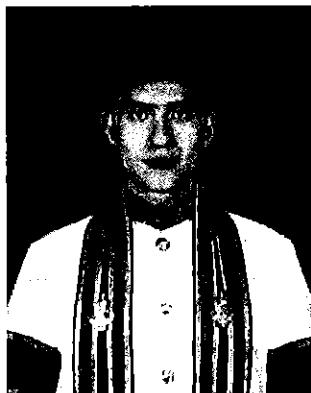
"End of report"

FM-QP ๕.๑๐-๐๑ ฉบับที่ ๑ เผด็จพิริย์ วันที่ ๕ ถุนายน ๒๕๕๘

หน้า ๑/๑

ใบรายงานผลการทดสอบองค์ประกอบของหญ้าແກ

ประวัติผู้ดำเนินโครงการ



ชื่อ นายเกรียงไกร ไพรเจริญวรกุล
 เกิด 15 กุมภาพันธ์ 2536
 ภูมิลำเนา 56/2 หมู่ 9 ต.ฝ่ายหลวง อ.ลับแล จ.อุตรดิตถ์ 53130

ประวัติการศึกษา

- จบระดับมัธยมศึกษาจากโรงเรียนอุตรดิตถ์ จ.อุตรดิตถ์
- ปัจจุบันกำลังศึกษาในระดับปริญญาตรีชั้นปีที่ 4 สาขาวิชารรมสิ่งแวดล้อมคณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร

E-mail kriangkraiENVI@gmail.com



ชื่อ นายอานันท์ เด维
 เกิด 17 ตุลาคม 2535
 ภูมิลำเนา 180/1 หมู่ 5 ต.น้ำรึม อ.เมืองตาก จ.ตาก 63000

ประวัติการศึกษา

- จบระดับมัธยมศึกษาจากโรงเรียนนาภพิทยาคม จ.ตาก
- ปัจจุบันกำลังศึกษาในระดับปริญญาตรีชั้นปีที่ 4 สาขาวิชารรมสิ่งแวดล้อมคณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยนเรศวร

E-mail assarof17@gmail.com



ชื่อ นางสาวรัตนารณ์ ปันลี
 เกิด 28 กุมภาพันธ์ 2536
 ภูมิลำเนา 113/13 ถ.สิงห์วัฒน์ ต.นานี อ.เมืองสุโขทัย
 จ.สุโขทัย 64000

ประวัติการศึกษา

- จบระดับมัธยมศึกษาจากโรงเรียนสุโขทัย
วิทยาคม จ.สุโขทัย
- ปัจจุบันกำลังศึกษาในระดับปริญญาตรีชั้นปีที่ 4
สาขาวิชารัฐสิ่งแวดล้อมคณะวิศวกรรมศาสตร์
มหาวิทยาลัยนเรศวร

E-mail tonnam2802@hotmail.com