

### บทที่ 3

#### อุปกรณ์ เครื่องมือ และวิธีการทดลอง

##### 3.1 น้ำเสียที่ใช้ในการทดลอง

ตัวอย่างน้ำเสียที่ใช้ทดลองเก็บจากจุดปล่อยน้ำเสียของกระบวนการผลิตน้ำมันปาล์มดิบ (Crude Palm Oil : CPO) จากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม บริษัท ชุมพรอุตสาหกรรมน้ำมันปาล์ม จำกัด (มหาชน) น้ำเสียดังกล่าวมีลักษณะเป็นของเหลวข้น สีน้ำตาล เมื่อตั้งทิ้งไว้จะเกิดการแยกตัวของส่วนใสและตะกอนออกจากกัน แต่ไม่มีการแบ่งชั้นของส่วนของเหลวใสกับตะกอนอย่างชัดเจน (ภาพที่ 3.1) ผลการวิเคราะห์ลักษณะสมบัติของตัวอย่างน้ำเสียจากกระบวนการผลิตน้ำมันปาล์มดิบที่ใช้ในการทดลองโดยเฉลี่ย แสดงดังตารางที่ 3.1



ภาพที่ 3.1 ลักษณะทางกายภาพของน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม

ตารางที่ 3.1 ลักษณะสมบัติของตัวอย่างน้ำเสียจากกระบวนการผลิตน้ำมันปาล์มดิบที่ใช้ในการทดลอง

พารามิเตอร์	ผลการวิเคราะห์
ค่าพีเอช (pH)	4.29
บีโอดี (Biochemical Oxygen Demand : BOD)	53,400 มิลลิกรัมต่อลิตร
ซีโอดี (Chemical Oxygen Demand : COD)	112,500 มิลลิกรัมต่อลิตร
ของแข็งแขวนลอย (Total Suspended Solid : TSS)	55,175 มิลลิกรัมต่อลิตร
ของแข็งแขวนลอยระเหย (Volatile Suspended Solid : VSS)	49,092 มิลลิกรัมต่อลิตร
ไขมันและน้ำมัน (Grease and Oil : G&O)	2,568 มิลลิกรัมต่อลิตร
กรดไขมันระเหย (Volatile Fatty Acid : VFA)	1,502.34 มิลลิกรัมต่อลิตร

การเก็บตัวอย่างน้ำเสียเพื่อใช้ในการทดลอง จะทำการเก็บตัวอย่างน้ำเสียครั้งละประมาณ 100 ลิตร และทำการเก็บรักษาตัวอย่างน้ำเสียในห้องเย็นที่อุณหภูมิ 4 องศาเซลเซียส

### 3.2 หัวเชื้อตะกอนจุลินทรีย์ที่ใช้ในการเดินระบบถังสร้างก๊าซมีเทน (ถังปฏิกรณ์แบบยูเอเอสบี)

ตะกอนจุลินทรีย์ที่ใช้ในการเดินระบบถังสร้างก๊าซมีเทนในการทดลองนี้ เป็นการนำหัวเชื้อตะกอนเมล็ดจุลินทรีย์ (granulation seed) จากระบบยูเอเอสบี ซึ่งเดินระบบบำบัดน้ำเสียที่มีองค์ประกอบของน้ำตาลเป็นหลัก ซึ่งได้รับความอนุเคราะห์จากบริษัท เสริมสุข (ปทุมธานี) จำกัด มาใช้ในการเริ่มเดินระบบ (start up) และเดินระบบ (Operation)

ตะกอนเมล็ดจุลินทรีย์ที่ใช้ในการทดลอง มีลักษณะค่อนข้างกลม เส้นผ่าศูนย์กลางประมาณ 1 มิลลิเมตร สีน้ำตาลเข้ม แสดงดังภาพที่ 3.2 มีค่าเอ็มแอลวีเอสเอส (MLVSS) ประมาณ 62,780 มิลลิกรัมต่อลิตร

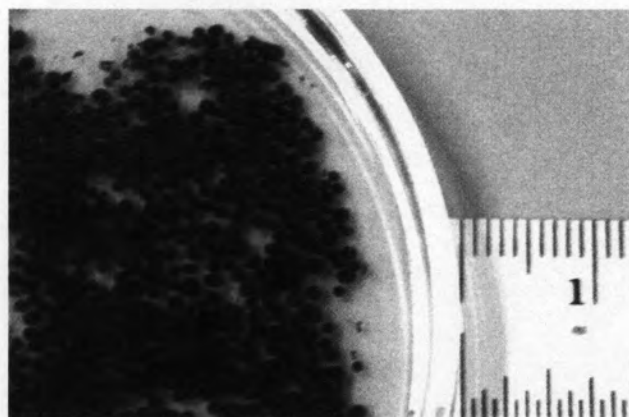
โดยนำตะกอนเมล็ดจุลินทรีย์ ดังกล่าวมาทำการสร้างความคุ้นเคย (acclimatization) ให้เข้ากับน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์มที่ใช้ในการทดลอง ดังนี้

เตรียมขวดน้ำเกลือ (serum bottle) ขนาด 1 ลิตร บรรจุตะกอนเมล็ดจุลินทรีย์ สารอาหาร เสริม (Vanderbilt media) (ภาคผนวก ก) และน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม ประมาณ 700, 50

และ 50 มิลลิลิตร ตามลำดับ แล้วทำการพ่นก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ และก๊าซไนโตรเจน ( $N_2$ ) อัตราส่วน 30 : 70 ลงในขวดเป็นระยะเวลา 5 นาที หลังจากนั้นปิดฝาขวดให้สนิทด้วยจุกยาง เพื่อป้องกันอากาศผ่านเข้าสู่ขวด แสดงดังภาพที่ 3.3 แล้วใช้เข็มฉีดยาเจาะเพื่อระบายก๊าซที่เกิดขึ้น จากปฏิกิริยาการย่อยสลายน้ำเสียของตะกอนเมื่อดจุลินทรีย์ทุกวัน เพื่อป้องกันการระเบิดจากแรงดันของก๊าซที่เกิดขึ้นสะสมอยู่ในขวด

สำหรับก๊าซที่ระบายออกมานั้น จะทำการวัดปริมาตรก๊าซและเก็บข้อมูลเพื่อทดสอบสภาพ ความคุ้นเคยของเม็ดตะกอนจุลินทรีย์กับน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์มก่อนนำไปใช้ในการ เติบระบบ ดังนี้

1. วัดปริมาตรก๊าซมีเทนที่เกิดขึ้นในแต่ละวันแล้วนำข้อมูลไปเขียนกราฟความสัมพันธ์ ระหว่างระยะเวลา กับ ปริมาตรก๊าซมีเทนสะสม
2. เมื่อกราฟผ่านจุดที่มีความชันสูงสุดแล้ว แสดงว่าเม็ดตะกอนจุลินทรีย์มีความสามารถ จำเพาะสูงสุดในการสร้างก๊าซมีเทน หรือสามารถสร้างความคุ้นเคยกับน้ำเสียดังกล่าวแล้ว



ภาพที่ 3.2 ลักษณะตะกอนเมื่อดจุลินทรีย์ ที่ใช้ในการทดลอง



ภาพที่ 3.3 การสร้างความคุ้นเคย ของตะกอนเมื่อดูลินทรีย์ให้เข้ากับตัวอย่างน้ำเสีย

### 3.3 อุปกรณ์และเครื่องมือทดลอง

ในการทดลองประกอบด้วยอุปกรณ์และเครื่องมือต่างๆ ดังนี้

#### 3.3.1 ถังสร้างกรด (Acid Tank)

ในการทดลองใช้ถังปฏิกริยาระดับห้องปฏิบัติการ แบบเอชยูเอสบี (Hydrolysis Upflow Sludge Blanket ; HUSB) ทรงกระบอกผลิตจากพลาสติกอะคริลิกใส (acrylic) สูง 0.95 เมตร เส้นผ่าศูนย์กลาง 0.17 เมตร ความจุประมาณ 0.022 ลูกบาศก์เมตร กำหนดปริมาตรใช้งาน (working volume) 14 ลิตร ติดตั้งมอเตอร์และใบพัดสแตนเลส เพื่อกวนตะกอนและไล่ก๊าซภายในถังปฏิกริยา ตัวอย่างน้ำเสียจะถูกป้อนเข้าทางด้านล่างของถังปฏิกริยา และไหลขึ้นออกจากท่อด้านบนของถังปฏิกริยา แสดงดังภาพที่ 3.4

#### 3.3.2 ถังสร้างก๊าซมีเทน (Methane Tank)

ในการทดลองใช้ถังปฏิกริยาระดับห้องปฏิบัติการ แบบยูเอเอสบี (Upflow Anaerobic Sludge Blanket ; UASB) ทรงกระบอกผลิตจากพลาสติกอะคริลิกใส สูง 1.00 เมตร เส้นผ่าศูนย์กลาง 0.055 เมตร มีปริมาตรใช้งาน 3.139 ลิตร ภายในบรรจุขดลวดสแตนเลสสูง 0.45 เมตร เพื่อป้องกันการไหลกลับของน้ำเสียที่ป้อนเข้าสู่ระบบ ด้านบนติดตั้งชุดแยกก๊าซและส่วนตกตะกอน (Gas Solid Separation : GSS) ตัวอย่างน้ำเสียจะถูกป้อนเข้าทางด้านล่างของถังปฏิกริยาของเหลว ก๊าซ และตะกอนแขวนลอยจะไหลขึ้นสู่ด้านบนผ่านชุดแยกก๊าซและส่วนตกตะกอนของเหลวจะไหลขึ้นออกทางท่อด้านข้างส่วนบนของถังปฏิกริยา ส่วนก๊าซที่เกิดขึ้นจะไหลแยกออก

จากท่อด้านบนเข้าสู่เครื่องวัดปริมาตรก๊าซ (gas meter) และเกิดการตกกลับของตะกอนแขวนลอยที่ไหลขึ้นไปปะทะกับส่วนตตะกอน แสดงดังภาพที่ 3.5

### 3.3.3 เครื่องวัดปริมาตรก๊าซ (gas meter)

เป็นอุปกรณ์ที่ผลิตจากพลาสติกอะคริลิกใส มีลักษณะเป็นกล่องสี่เหลี่ยม ภายในมีช่องรับก๊าซมีลักษณะเป็นช่องรับก๊าซสามเหลี่ยม 2 ข้าง มีความจุข้างละ 40 มิลลิลิตร สามารถพลิกกลับไปมาได้ แสดงดังภาพที่ 3.6 เมื่อก๊าซที่เกิดขึ้นไหลเข้าสู่ช่องรับก๊าซและสะสมก๊าซขึ้นเรื่อยๆ จนเต็มช่อง แรงดันของก๊าซภายในจะดันให้เกิดการพลิกกลับ วงจรไฟฟ้าที่ต่ออยู่กับแกนของช่องรับก๊าซจะส่งสัญญาณให้เครื่องนับจำนวนการพลิกของช่องรับก๊าซ และช่องรับก๊าซอีกข้างจะเข้ามาทำหน้าที่แทนในลักษณะเดียวกัน และทำงานวนกลับไปกลับมาเช่นนี้ตลอดระยะเวลาที่มีก๊าซเข้าสู่เครื่องวัดปริมาตรก๊าซ

### 3.3.4 อุปกรณ์ป้อนน้ำเสียเข้าสู่ระบบ

#### 3.3.4.1 อุปกรณ์ป้อนน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างกรด

ในการป้อนตัวอย่างน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างกรด ประกอบด้วย

1) เครื่องกวนแบบแท่งแม่เหล็ก (magnetic stirrer) ยี่ห้อ VELP SCIENTIFICA จำนวน 1 เครื่อง เพื่อกวนผสมตัวอย่างน้ำเสียให้ผสมเป็นเนื้อเดียวกันในขณะที่ป้อนเข้าสู่ถังสร้างกรด

2) เครื่องปั๊มแบบรีดสาย (peristaltic pump) ยี่ห้อ VELP SCIENTIFICA model: SP311 สำหรับป้อนน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างกรด

3) เครื่องควบคุมเวลา (timer) ยี่ห้อ DIEHL Diletta model: typ 881-3 เพื่อควบคุมระยะเวลาในการสูบน้ำเสียของปั๊มเข้าสู่ถังสร้างกรด

#### 3.3.4.2 อุปกรณ์ป้อนน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทน

ใช้เครื่องปั๊มแบบรีดสาย (peristaltic pump) model: 7554-85 Cartridge pump model: 7519-10 และ Cartridge model: 7519-85 ยี่ห้อ MASTERFLEX L/S™ สำหรับการป้อนน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทน

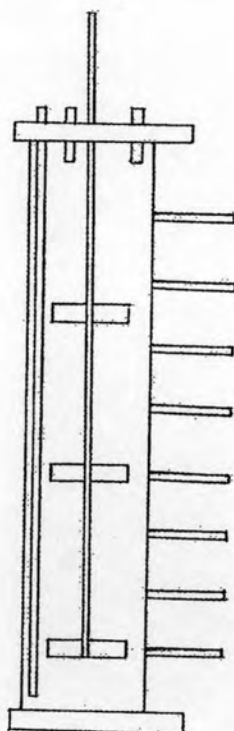
### 3.4 อุปกรณ์และเครื่องมือวิเคราะห์ผลการทดลองในห้องปฏิบัติการ

1) เครื่องวัดอุณหภูมิ (thermometer)

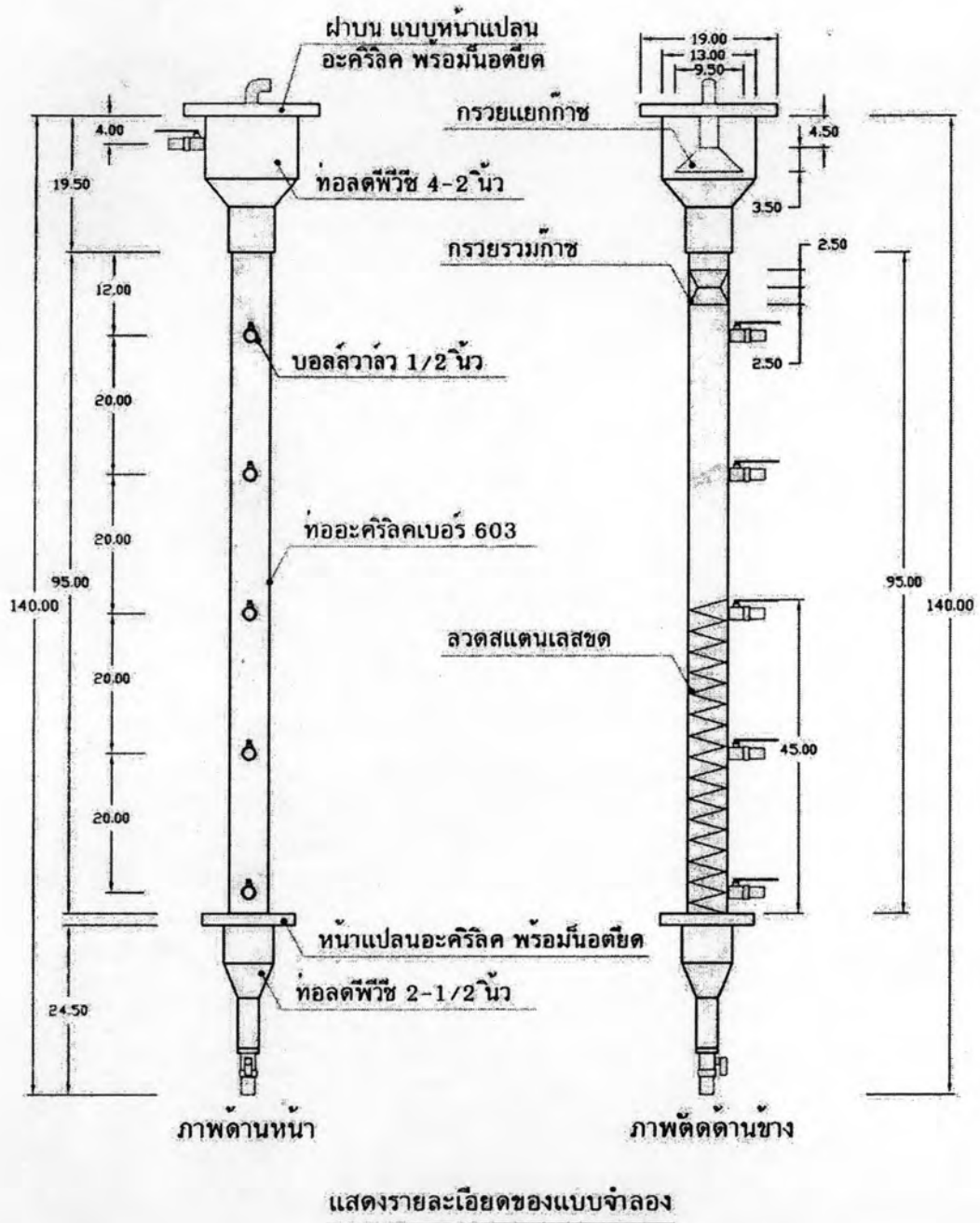
2) เครื่องวัดค่าพีเอช (pH meter) ยี่ห้อ CONSORT model: C830

3) คู่มือ

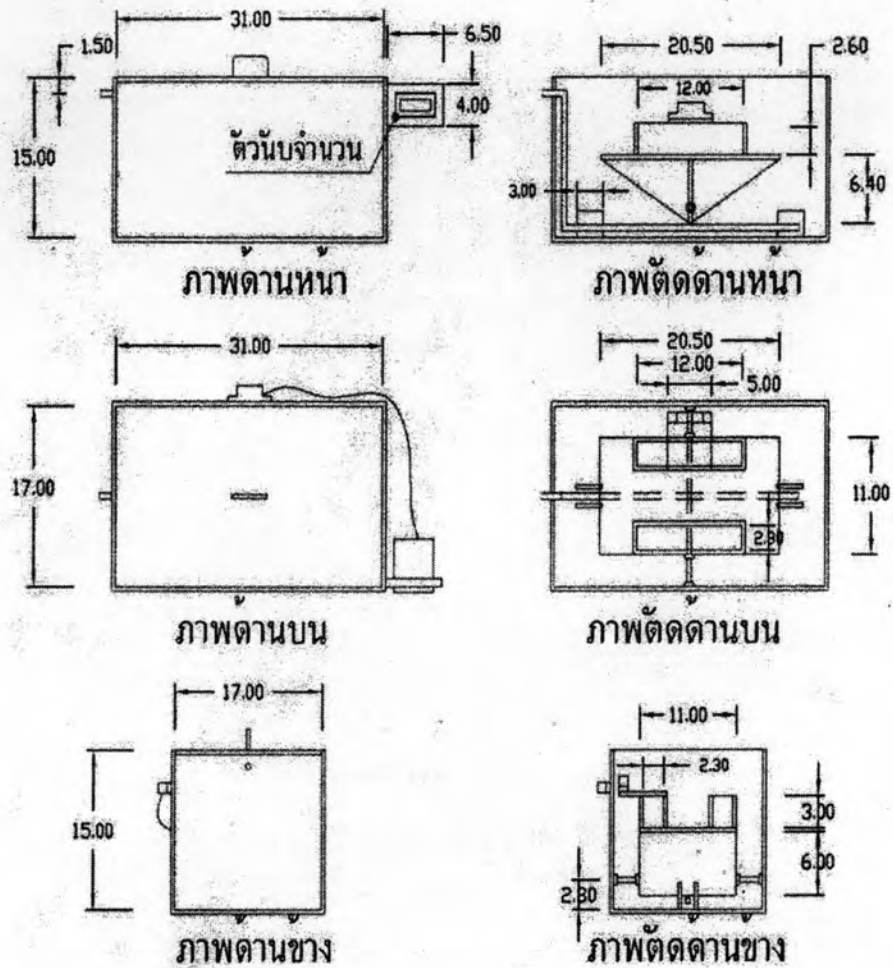
- 4) เตาเผา (furnace) ยี่ห้อ Barnstead International model: 6010
- 5) เตาไฟฟ้าพร้อมเครื่องกวนแท่งแม่เหล็ก (stirring hotplate) ยี่ห้อ FAVORIT model: HS0707V2
- 6) เครื่องชั่งแบบละเอียด 4 ตำแหน่ง ยี่ห้อ AND model: GR-200
- 7) ปั๊มดูดสูญญากาศ (vacuum pump) ยี่ห้อ GAST model: 0523-101Q-G588EDX
- 8) โถดูดความชื้น (dessicator)
- 9) เครื่องปั่นเหวี่ยงสารให้ตกตะกอน (centrifuge) ยี่ห้อ NUVE model: CN180
- 10) เตาชั่งยี่ห้อ HANNA model: C9800-02
- 11) เครื่องวัดปริมาณออกซิเจน (Laboratory dissolved oxygenmeter) ยี่ห้อ WTW model: inoLab Oxi Level 2
- 12) หัววัดออกซิเจน ยี่ห้อ WTW model: cellOx 325-3
- 13) เครื่องวัดและควบคุมอุณหภูมิ ยี่ห้อ Uunion model: UN-618D/817
- 14) เตาหุ้มไฟฟ้า (heating mantle)



ภาพที่ 3.4 ถังสร้างกรดแบบ Hrydrolysis Upflow Sludge Blanket (HUSB) ที่ใช้ในการทดลอง



ภาพที่ 3.5 ถังสร้างก๊าซมีเทนแบบ Upflow Anaerobic Sludge Blanket (UASB) ที่ใช้ในการทดลอง



แสดงรายละเอียดของกล่องวัดก๊าซ

ภาพที่ 3.6 เครื่องวัดปริมาตรก๊าซ (gas meter)



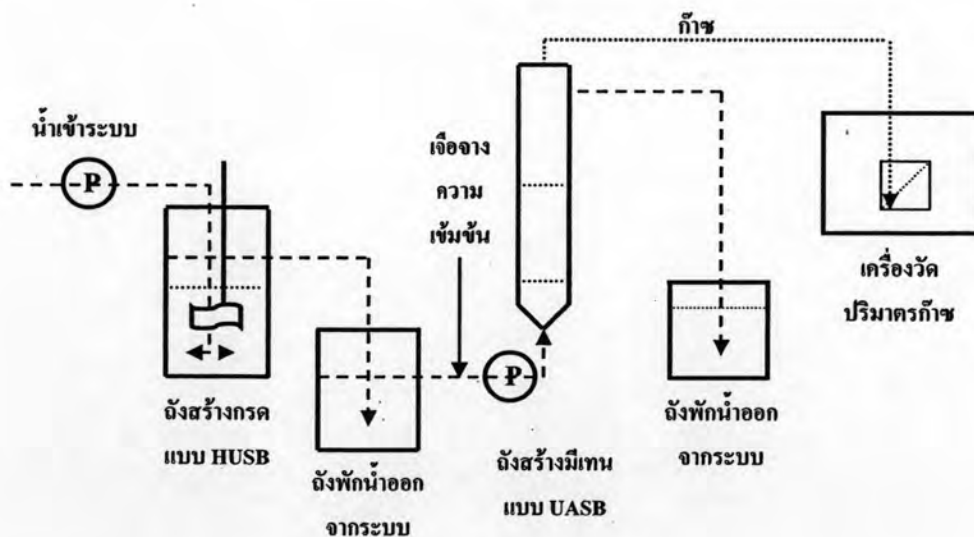
### 3.5 วิธีการดำเนินการวิจัย

#### 3.5.1 วิธีการเดินระบบ

##### 3.5.1.1 แผนผังการทำงานของระบบ

ตัวอย่างน้ำเสียที่ไม่มีการปรับเปลี่ยนสภาพใดๆ จะถูกป้อนเข้าสู่ถังสร้างกรดจากทางด้านล่างของถังแบบกึ่งต่อเนื่อง (semi continuous) เพื่อให้มีระยะเวลาพักพักทางจุลชีววิทยาตามความต้องการ และมีการกวนเป็นระยะไม่ต่อเนื่องตลอดเวลาเพื่อไล่ก๊าซที่เกิดขึ้นจากปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสที่แทรกอยู่ภายในชั้นตะกอน ซึ่งจะมีผลทำให้เกิดการแยกชั้นลอยตัวและไหลออกจากถัง ตามลำดับ และการกวนยังช่วยทำให้ตัวอย่างน้ำเสียที่ป้อนกับตะกอนจุลินทรีย์ภายในถังสร้างกรดมีโอกาสสัมผัสกันมากขึ้น

ตัวอย่างน้ำเสียที่ถูกกักพักไว้จะไหลลงเข้าสู่ถังพักน้ำออก ต่อจากนั้นจะทำการเจือจางความเข้มข้นเพื่อให้มีอัตราการสารอินทรีย์ ตามแผนการทดลอง ก่อนที่จะป้อนเข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทนทางด้านล่างของถัง ตัวอย่างน้ำเสียที่ผ่านถังสร้างก๊าซมีเทนและก๊าซชีวภาพที่เกิดขึ้นจะไหลผ่านชุดแยกก๊าซและส่วนตกตะกอนด้านบนของถัง โดยที่น้ำเสียจะไหลลงเข้าสู่ถังพักน้ำ ส่วนก๊าซชีวภาพที่เกิดขึ้นจะไหลเข้าสู่เครื่องวัดปริมาตรก๊าซ และตะกอนแขวนลอยจะปะทะกับส่วนตกตะกอนและตกกลับสู่ด้านล่าง แสดงดังภาพที่ 3.7



ภาพที่ 3.7 การเดินระบบของระบบบำบัดน้ำเสียแบบยูเอเอสบี (UASB) ที่มีถังสร้างกรดแบบ Hydrolysis Upflow Sludge Blanket (HUSB)

## 3.5.1.2 แผนการทดลอง

ในการทดลองจะทำการศึกษาร้อยละของการสร้างกรดและขั้นตอนการสร้างก๊าซมีเทนแยกออกจากกัน เพื่อหาสภาวะที่เหมาะสม (optimum condition) ของแต่ละขั้นตอน ซึ่งมีพารามิเตอร์ที่ต้องการศึกษา ดังตารางที่ 3.2

ตารางที่ 3.2 แสดงค่าพารามิเตอร์กับตำแหน่งที่ทำการศึกษาของระบบบำบัด และวิธีการวิเคราะห์

พารามิเตอร์	ถังสร้างกรด	ถังสร้าง ก๊าซมีเทน	วิธีการวิเคราะห์ หรือ เครื่องมือทดลอง
อุณหภูมิ	*	*	Thermometer
ค่าพีเอช (pH)	*	*	pH Meter
กรดระเหย (VA)	*	*	Distillation Method
สภาพด่าง (alkalinity)	*	*	Titration Method วิธีของ Dilallo & Albertson
ของแข็งแขวนลอย (SS)	*	*	Total Suspended Solids Dried at 103 – 105 °C
ของแข็งแขวนลอยระเหย (VSS)	*	*	Fixed and Volatile Solids Ignite at 500 °C
ซีโอดี (COD)	*	*	Closed Reflux ,Titrimetric Method
บีโอดี (BOD)		*	5 – Day BOD Test
น้ำมันและไขมัน (O&G)		*	Partition-Gravimetric Method
ก๊าซชีวภาพ (biogas)		*	Gas Meter
องค์ประกอบก๊าซชีวภาพ (%CH <sub>4</sub> )		*	Oldham Pocket Explosimeter- catharometer type Ex2000c
ลักษณะภายนอกและภายในของ ตะกอนมีคจุลินทรีย์		*	Scanning Electron Microscope

หมายเหตุ : ทุกพารามิเตอร์วิเคราะห์ตามวิธีมาตรฐาน (American Public Health Association, American Water Works Association and Water Pollution Control Federation, 1998) ยกเว้น การวิเคราะห์สภาพด่าง ใช้วิธีของ Dilallo & Albertson ตามคู่มือวิเคราะห์น้ำเสีย (คณะกรรมการจัดทำคู่มือวิเคราะห์น้ำเสีย สมาคมวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมแห่งประเทศไทย, 2540) การวิเคราะห์ก๊าซชีวภาพ และลักษณะทางกายภาพของมีคตะกอนจุลินทรีย์

## 1) การศึกษาสภาวะที่เหมาะสมของถังสร้างกรด

ในการทดลองนี้จะแบ่งออกเป็น 2 ช่วง ด้วยกันคือ ช่วงที่ 1 การทดลองเพื่อหา สภาวะการไฮโดรไลซิสที่เหมาะสม (optimum hydrolysis condition) เบื้องต้น เพื่อให้ได้ข้อมูลเบื้องต้นนำไปใช้ในการเดินระบบถังสร้างกรด และช่วงที่ 2 การเดินระบบถังสร้างกรดเพื่อทดลองหาสภาวะที่เหมาะสมของถังสร้างกรด (optimum condition of acid tank)

## 1.1) การทดลองไฮโดรไลซิส

เนื่องจากขั้นตอนแรกของกระบวนการสองขั้นตอน ช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมที่สุดอยู่ระหว่างค่าพีเอช 4.00-6.50 (Speece, 1996) จึงทำการทดลองโดยกำหนดค่าพีเอช

เริ่มต้น ที่ค่าพีเอชจริงของตัวอย่างน้ำเสีย (ค่าพีเอช 4.80) ค่าพีเอช 5.50 และค่าพีเอช 6.00 โดยใช้ โซเดียมไบคาร์บอเนต ( $\text{NaHCO}_3$ ) เป็นสารเคมีปรับค่าพีเอช แล้วทำการทดลองไฮโดรไลซิสตัวอย่าง น้ำเสียทั้ง 3 ชุดการทดลอง โดยทำการบรรจุตัวอย่างน้ำเสียปริมาตร 900 มิลลิลิตร ลงใน Flask ขนาด 1 ลิตร ปิดฝาให้สนิทด้วยจุกยางที่ต่อท่อเพื่อระบายก๊าซที่เกิดขึ้น ซึ่งมีปลายจุกอยู่ในน้ำ แล้วทำการกวนตัวอย่างน้ำเสียอย่างต่อเนื่องด้วยเครื่องกวนแท่งแม่เหล็ก (magnetic stirrer) แสดงดัง ภาพที่ 3.8 แล้วทำการเก็บตัวอย่างวิเคราะห์ผลการทดลองต่อเนื่องทุกวัน เพื่อทำการวิเคราะห์หา ระยะเวลาที่กักพักทางชีวศาสตร์ ที่เหมาะสมที่สุดจากการทดลองที่มีประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหย ได้มากที่สุด และวิเคราะห์ประสิทธิภาพการสร้างกรดไขมันระเหย



ภาพที่ 3.8 การทดลองไฮโดรไลซิสตัวอย่างน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม

#### 1.2) การเดินระบบถึงสร้างกรด

เลือกค่าพีเอชเริ่มต้น และระยะเวลาที่กักพักทางชีวศาสตร์ที่เหมาะสมจากการทดลองไฮโดรไลซิส (ข้อ 1.1) นำมาใช้ในการเดินระบบของถังสร้างกรด ตัวอย่างน้ำเสียที่ป้อนเข้าสู่ถังสร้างกรด จะใช้ตัวอย่างน้ำเสียจริงที่ไม่มีการปรับเปลี่ยนลักษณะสมบัติใดๆ แล้วทำการทดสอบประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหยและประสิทธิภาพการสร้างกรดไขมันระเหย

ในการทดสอบประสิทธิภาพของถังสร้างกรดจะใช้ระยะเวลาในการเดินระบบอย่างน้อยเท่ากับระยะเวลาที่กักพักทางชีวศาสตร์ แล้วเดินระบบต่อจนประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหย คงที่เป็นระยะเวลา 5 วัน

หลังจากที่ประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหยคงที่แล้ว จึงทำการลดระยะเวลาที่กักพักทางชีวศาสตร์ลงจากระยะเวลาที่กักพักทางชีวศาสตร์ที่ได้จากการทดลอง

ไฮโดรไลซิส เคนระบบจนประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหยคงที่ แล้วจึงเพิ่มระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ ขึ้นจากระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ที่ได้จากการทดลองไฮโดรไลซิส เพื่อเปรียบเทียบผลของระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ ต่อประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหย และประสิทธิภาพการสร้างกรดไขมันระเหยซึ่งจากการทดลองไฮโดรไลซิส ได้ระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ที่เหมาะสม 14 วัน ดังนั้นในการเดินระบบ จึงเลือกระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ ในการเดินระบบดังนี้ได้แก่ 14 วัน, 10 วัน และ 20 วัน ตามลำดับ

ในระหว่างการเดินระบบถังสร้างกรด จะทำการทิ้งตะกอนส่วนเกินออกจากระบบ สัปดาห์ละ 1 ครั้ง โดยใช้เกณฑ์การทิ้งตะกอน ร้อยละ 50 ของของแข็งแขวนลอยระเหยสะสมที่ป้อนเข้าสู่ถังสร้างกรด



ภาพที่ 3.9 การเดินระบบถังสร้างกรดแบบเอชยูเอสบี (HUSB)

## 2) การศึกษาสภาวะที่เหมาะสมของถังสร้างก๊าซมีเทน

ทำการป้อนน้ำเสียเข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทน ด้วยระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ 24 ชั่วโมง อัตราการไหล 2.2 มิลลิเมตรต่อนาที โดยทำการเจือจางตัวอย่างน้ำเสียที่ออกจากถังสร้างกรด ซึ่งเก็บรักษาในห้องเย็นอุณหภูมิ 4 องศาเซลเซียส ด้วยน้ำประปาตั้งแต่เริ่มทำการทดลองเป็นระยะเวลา 7 วัน และใช้โซเดียมไบคาร์บอเนต ( $\text{NaHCO}_3$ ) เป็นสารเคมีปรับค่าพีเอชและ

ปรับสภาพค่าง ก่อนทำการป้อนเข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทน หลังจากวันที่ 7 ของการทดลองจึงเปลี่ยนไปใช้น้ำที่ออกจากถังสร้างก๊าซมีเทนเป็นน้ำเจือจาง เพื่อเพิ่มสภาพค่างและลดปริมาณการเติมสารเคมีเพื่อปรับสภาพค่าง โดยควบคุมค่าพีเอชอยู่ในช่วง 6.8-7.8 และขณะเดินระบบจะใช้กระดาษแข็งหุ้มถังปฏิกิริยาเพื่อป้องกันการรบกวนจากแสงซึ่งจะส่งผลกระทบต่อการทำงานของระบบไร้อากาศได้

ป้อนภาระสารอินทรีย์เข้าสู่ถังสร้างก๊าซมีเทน และเพิ่มภาระสารอินทรีย์ขึ้นเรื่อยๆ เมื่อระบบเข้าสู่สภาวะคงที่ ดังนี้ 0.20, 0.50, 0.75, 1.00 และ 1.25 กรัมซีโอดีต่อกรัมของแข็งแขวนลอยระเหยต่อวัน (g COD/ gVSS-d) เป็นลำดับ จนระบบเกือบจะล้มเหลว เก็บตัวอย่างวิเคราะห์ผลการทดลองระหว่างเดินระบบ เพื่อศึกษาประสิทธิภาพการกำจัดสารอินทรีย์ที่ภาระสารอินทรีย์ต่างๆ แล้วนำข้อมูลมาเขียนกราฟ เพื่อหาสภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดสารอินทรีย์สูงสุด (optimum organic removal)

แล้วนำสภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดสารอินทรีย์สูงสุดที่ได้จากการทดลองไปทดลองเดินระบบด้วยน้ำเสียจริง

วัดอัตราการสร้างก๊าซชีวภาพด้วยเครื่องวัดปริมาตรก๊าซ และวิเคราะห์องค์ประกอบของก๊าซชีวภาพในรูปร้อยละก๊าซมีเทนโดยปริมาตร (%CH<sub>4</sub>)



ภาพที่ 3.10 การเดินระบบถังสร้างก๊าซมีเทนแบบยูเอสบี (UASB)

### 3.5.1.3 การเริ่มต้นเดินระบบ

การเริ่มต้นเดินระบบจะต้องทำการติดตั้งเครื่องมือและอุปกรณ์ต่างๆ ที่ใช้ดำเนินการทดลองและทำการทดสอบความพร้อมของอุปกรณ์ต่างๆ โดยเฉพาะรอยรั่วของถังปฏิกริยาเยอเอสปี โดยใช้น้ำสบู่ในการทดสอบ เมื่อตรวจสอบความเรียบร้อยแล้วจึงเริ่มต้นเดินระบบ ดังนี้

#### 1) การเริ่มต้นเดินระบบถังสร้างกรด

กำหนดปริมาตรใช้งานของถังสร้างกรดที่ระดับ 14 ลิตร เพื่อให้ระดับน้ำด้านบนอยู่ในระดับเดียวกับใบพัดกวนน้ำเสีย นำมูลวัวละลายน้ำประปาแล้วกรองเส้นใย(เศษหญ้า) ออกเพื่อใช้เป็นหัวเชื้อจุลินทรีย์ ได้ค่าเอ็มแอลวีเอสเอส (MLVSS) เท่ากับ 9,300 มิลลิกรัมต่อลิตร จากนั้นเติมหัวเชื้อลงในถังสร้างกรดให้มีความเข้มข้น 5,000 มิลลิกรัมต่อลิตรถึงปฏิกริยา

จากนั้นเติมตัวอย่างน้ำเสียจนได้ปริมาตร 14 ลิตร และเติมโพลิเมอร์ (polymer) Praestol 852 BC ด้วยอัตราส่วน 5 มิลลิกรัมต่อกรัมวีเอสเอส เพื่อให้ตะกอนภายในถังปฏิกริยาจับตัวเป็นชั้นดักจับตะกอนน้ำเสียที่ป้อนเข้าสู่ถังปฏิกริยา กวนตะกอนน้ำเสียภายในถังสร้างกรดด้วยอัตราเร็วประมาณ 100 รอบต่อนาที เป็นระยะเวลา 15 นาที หยุด 1 ชั่วโมง 45 นาที เป็นระยะเวลา 7 วัน เพื่อปรับสภาพ หัวเชื้อจุลินทรีย์(มูลวัว) ให้คุ้นเคยกับตัวอย่างน้ำเสียจากโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม และปรับค่าพีเอชภายในถังสร้างกรดให้มีค่าพีเอช 6.00 ด้วยโซเดียมไฮดรอกไซด์ (NaOH) ก่อนจะเริ่มป้อนน้ำเสีย ซึ่งใช้ตัวอย่างน้ำเสียที่ไม่มีการปรับเปลี่ยนลักษณะสมบัติใดๆ หลังจากนั้นดำเนินการทดลองตามแผนการทดลองต่อไป

#### 2) การเริ่มต้นเดินระบบถังสร้างก๊าซมีเทน

นำตะกอนเมื่อบุจุลินทรีย์ที่ผ่านการปรับสภาพแล้ว เติมลงในถังปฏิกริยาเยอเอสปีโดยกำหนดค่าเอ็มแอลวีเอสเอส (MLVSS) เท่ากับ 20,000 มิลลิกรัมของแข็งแขวนลอยระเหยต่อลิตรของถังปฏิกริยา พร้อมกับสารอาหารเสริม Vanderbilt media (ภาคผนวก ก) จนเต็มถึงปฏิกริยา ปิดฝาให้สนิทและต่อท่อก๊าซเข้ากับเครื่องวัดปริมาตรก๊าซ จากนั้นพ่นก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ และก๊าซไนโตรเจน ( $N_2$ ) ด้วยอัตราส่วน  $CO_2 : N_2 = 30 : 70$  เป็นระยะเวลา 5 นาที เพื่อไล่ก๊าซออกซิเจนหลังจากนั้นจึงเริ่มป้อนน้ำเสียตามแผนการทดลอง

### 3.5.2 การวิเคราะห์ผลการทดลองระหว่างเดินระบบ

#### 3.5.2.1 การวิเคราะห์ตัวอย่างน้ำเสียและก๊าซชีวภาพ

##### 1) ถังสร้างกรด

ตารางที่ 3.3 พารามิเตอร์และความถี่ในการวิเคราะห์ผลการทดลองของถังสร้างกรด

พารามิเตอร์	ความถี่ในการวิเคราะห์	
	น้ำเข้าถังสร้างกรด	น้ำออกจากถังสร้างกรด
อุณหภูมิ, °C	-	ทุกวัน
ค่าพีเอช (pH)	1 ครั้ง/สัปดาห์	ทุกวัน
กรดไขมันระเหย (VFA) , มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	ทุกวัน
สภาพด่าง (Alk) , มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	ทุกวัน
ซีไอดี (COD), มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	2 ครั้ง/สัปดาห์
ของแข็งแขวนลอย (SS), มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	ทุกวัน
ของแข็งแขวนลอยระเหย (VSS), มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	ทุกวัน

##### 2) ถังสร้างก๊าซมีเทน

ตารางที่ 3.4 พารามิเตอร์และความถี่ในการวิเคราะห์ผลการทดลองของถังสร้างก๊าซมีเทน

พารามิเตอร์	ความถี่ในการวิเคราะห์	
	น้ำเข้าถังสร้างก๊าซมีเทน	น้ำออกจากถังสร้างก๊าซมีเทน
อุณหภูมิ, °C	-	ทุกวัน
ค่าพีเอช (pH)	3 ครั้ง/สัปดาห์	3 ครั้ง/สัปดาห์
กรดไขมันระเหย (VFA) , มิลลิกรัมต่อลิตร	3 ครั้ง/สัปดาห์	3 ครั้ง/สัปดาห์
สภาพด่าง (Alk) , มิลลิกรัมต่อลิตร	3 ครั้ง/สัปดาห์	3 ครั้ง/สัปดาห์
ซีไอดี (COD), มิลลิกรัมต่อลิตร	3 ครั้ง/สัปดาห์	3 ครั้ง/สัปดาห์
บีไอดี (BOD), มิลลิกรัมต่อลิตร	2 ครั้ง/สัปดาห์	2 ครั้ง/สัปดาห์
ของแข็งแขวนลอย (SS), มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	1 ครั้ง/สัปดาห์
ของแข็งแขวนลอยระเหย (VSS), มิลลิกรัมต่อลิตร	1 ครั้ง/สัปดาห์	1 ครั้ง/สัปดาห์
น้ำมันและไขมัน (G&O), มิลลิกรัมต่อลิตร	ที่สภาวะคงตัว	ที่สภาวะคงตัว
อัตราการสร้างก๊าซชีวภาพ , มิลลิลิตรต่อวัน	ทุกวัน	
องค์ประกอบก๊าซชีวภาพ (%CH <sub>4</sub> ) , ร้อยละก๊าซมีเทน โดยปริมาตร	ที่สภาวะคงตัว	

### 3.5.2.2 การวิเคราะห์ตัวอย่างตะกอนเม็คจูลินทรีย์

ตารางที่ 3.5 พารามิเตอร์และความถี่ในการวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของตะกอนเม็คจูลินทรีย์

พารามิเตอร์	ความถี่ในการวิเคราะห์	วิธีการวิเคราะห์
ลักษณะภายนอกของตะกอนเม็คจูลินทรีย์	ก่อน/หลัง การทดลอง	Scanning Electron Microscope
ลักษณะภายในของตะกอนเม็คจูลินทรีย์	ก่อน/หลัง การทดลอง	Scanning Electron Microscope

## 3.6 การประเมินประสิทธิภาพของระบบ

คำนวณประสิทธิภาพของระบบจากข้อมูลการวิเคราะห์ผลการทดลอง

### 3.6.1 การประเมินประสิทธิภาพถังสร้างกรด

ทำการประเมินประสิทธิภาพการกำจัดของแข็งแขวนลอยระเหย(VSS removal) และประสิทธิภาพการสร้างกรดไขมันระเหย ที่ระยะเวลาพักทางชีวศาสตร์ต่างๆ เพื่อเปรียบเทียบสภาวะที่เหมาะสม (optimum condition) ในการเดินระบบถังสร้างกรด

### 3.6.2 การประเมินประสิทธิภาพถังสร้างก๊าซมีเทน

ทำการประเมินประสิทธิภาพการกำจัดสารอินทรีย์ ประสิทธิภาพการกำจัดบีโอดี ประสิทธิภาพการกำจัดกรดไขมันระเหย ประสิทธิภาพการกำจัดน้ำมันและไขมัน และประสิทธิภาพการสร้างก๊าซชีวภาพ และก๊าซมีเทนที่อัตราการป้อนภาระสารอินทรีย์ ต่างๆ เพื่อเปรียบเทียบสภาวะที่เหมาะสมในการเดินระบบถังสร้างก๊าซมีเทน

และติดตามตรวจสอบ (monitoring) ค่าพีเอช สภาพความเป็นด่าง และอุณหภูมิของระบบเพื่อประเมินเสถียรภาพของระบบ