

## บทที่ 2

### วิธีการวิจัย

การวิจัยครั้งนี้ได้ทำการทดลอง ณ ห้องปฏิบัติการน้ำเสีย คณะการจัดการสิ่งแวดล้อม มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ ซึ่งมีรายละเอียดของการดำเนินการวิจัย ดังนี้

#### 2.1 วิธีการดำเนินการวิจัย

การดำเนินการวิจัยครั้งนี้ ประกอบด้วย การเดินระบบบำบัดน้ำเสียด้วยแบบจำลองของถังแอนีอกซิก และถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนแบบเมมเบรนจมตัวระดับห้องปฏิบัติการ เพื่อศึกษาประสิทธิภาพการบำบัดสารอินทรีย์คาร์บอน และสารประกอบไนโตรเจนในน้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรมแปรรูปสัตว์น้ำ (ซูริมิ) และศึกษาสมรรถนะของระบบขณะกรองแบบต่อเนื่อง โดยศึกษาผลของสัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอนีอกซิก พร้อมทั้งเสนอแนวทางการนำน้ำทิ้ง (น้ำเพอมีเอท) ที่ผ่านการบำบัดแล้วมาหมุนเวียนใช้ใหม่ภายในโรงงาน ซึ่งมีรายละเอียดของการดำเนินการวิจัย ดังนี้

##### 2.1.1 ศึกษาลักษณะน้ำเสียของโรงงาน

เก็บตัวอย่างน้ำเสียแบบจ้วง (Grab sampling) โดยทำการเก็บตัวอย่างน้ำเสียรวมทั้งที่เกิดจากกระบวนการผลิตก่อนเข้าระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงาน ตัวอย่างน้ำเสียที่เก็บได้แต่ละครั้งนำมาวิเคราะห์ลักษณะน้ำเสีย ซึ่งพารามิเตอร์ที่ใช้ในการวิเคราะห์ได้แก่ พีเอช ซีไอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ของแข็งแขวนลอย และความเค็ม

##### 2.1.2 การเตรียมการ และดำเนินการทดลองเดินระบบบำบัด

ในขั้นการเตรียมการก่อนเดินระบบบำบัดน้ำเสียระบบแบบจำลองของถังแอนีอกซิกร่วมกับถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนแบบเมมเบรนจมตัว ต้องทำการทดสอบความพร้อมของอุปกรณ์ และทดสอบชุดเมมเบรน โดยมีขั้นตอนดังนี้

- ทดสอบหาค่าการไหลซึมผ่านชุดเมมเบรนสะอาด (**Initial permeability membrane**) ด้วยน้ำกลั่น โดยป้อนน้ำกลั่นผ่านเมมเบรนสะอาดที่แต่ละค่าฟลักซ์ (Flux) และบันทึกค่าความดันส่งผ่านเมมเบรน (Transmembrane pressure ; TMP) ค่าที่ได้นำไปสร้างกราฟความสัมพันธ์ระหว่างค่าฟลักซ์ และค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนเพื่อคำนวณหาค่าต้านทานเชิง

ศาสตร์ของเมมเบรนสะอาดก่อนใช้งาน (Initial hydrodynamic resistance of the membrane ;  $R_m$ ) ต่อไป และ

- **ทดสอบหาค่าฟลักซ์วิกฤติ (Critical flux)** โดยการสร้างกราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างค่าฟลักซ์ กับค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนที่บันทึกได้ขณะเดินระบบกรองที่มวลสัจจในระบบเริ่มต้น 5,000 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่ค่าฟลักซ์คงที่เริ่มต้น 7 ลิตรต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร และบันทึกค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนภายในเวลา 30 นาที ถ้าค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนคงที่ในเวลา 30 นาที ให้เพิ่มค่าฟลักซ์เป็นลำดับขึ้นขั้นละ 5 ลิตรต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร (Ognier *et al.*, 2004) และบันทึกค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนในเวลา 30 นาที จนกระทั่งที่ค่าฟลักซ์ใด ๆ ที่พบว่าค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนเพิ่มขึ้นอย่างต่อเนื่อง ค่าฟลักซ์วิกฤติของสภาวะการทดลอง คือ ค่าฟลักซ์ก่อนหน้าของค่าฟลักซ์ที่ทำให้ความดันส่งผ่านเมมเบรนเพิ่มขึ้นอย่างต่อเนื่อง

#### - การเริ่มต้นการทดลองในแบบจำลองระบบ ฯ

นำมวลสัจจจากระบบดังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนที่ดำเนินการมาแล้ว 4 เดือน เพื่อการบำบัดน้ำเสียจากโรงงานแปรรูปสัตว์น้ำ (ซูริมิ) และป้อนน้ำเสียตัวอย่างเข้าถังแอเนอโรบิกที่มีการควบคุมด้วยชุดกวน และถึงปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนที่ยังไม่มีการวางเมมเบรนไว้ภายในแต่มีการเติมอากาศ และทิ้งให้เกิดการตกตะกอนวันละ 1 ครั้ง แล้วถ่ายน้ำใสออก ทำเช่นนี้ต่อเนื่องเพื่อปรับสภาพการทำงานของจุลินทรีย์จนเข้าสู่สภาวะคงที่จากผลการวิเคราะห์ประสิทธิภาพการกำจัดค่าซีโอดี แล้วทำการทดลองเดินระบบบำบัดน้ำเสียแบบต่อเนื่อง โดยควบคุมปริมาณมวลสัจจในระบบเริ่มต้นที่ 5,000 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่ค่าอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์ (F/M) 0.48 และ 0.24 กิโลกรัมซีโอดีต่อกิโลกรัมความเข้มข้นมวลสัจจ รวมทั้งค่าระยะเวลาเก็บน้ำเสียเท่ากับ 0.29 และ 0.5 วัน ในถังแอเนอโรบิกที่มีการกวน และถึงปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนที่มีการเติมอากาศตามลำดับ ป้อนน้ำเสียเข้าระบบโดยควบคุมความเข้มข้นซีโอดีคงที่ที่ประมาณ 700 มิลลิกรัมต่อลิตร ด้วยการเจือจางด้วยน้ำประปา เดินระบบบำบัด และกรองน้ำตัวอย่างที่อุณหภูมิห้อง (ปรับเทียบค่าฟลักซ์เดินระบบที่อุณหภูมิ 20 องศาเซลเซียส) โดยกำหนดให้ค่าฟลักซ์ขณะกรองด้วยเมมเบรนในถึงปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนต่ำกว่าค่าฟลักซ์วิกฤติร้อยละ 75 ด้วยการควบคุมปริมาณน้ำเพมิเอทออกจากกระบบโดยวิธีการปรับเครื่องสูบบแบบรีด (Peristaltic pump) และทำการควบคุมสภาวะแวดล้อมในระบบ ได้แก่ อุณหภูมิ พีเอช และออกซิเจนละลายให้เหมาะสมสำหรับสภาวะแอเนอโรบิก และแอรอบิก

### 2.1.3 ศึกษาประสิทธิภาพการบำบัดสารอินทรีย์คาร์บอน และสารประกอบไนโตรเจน

ศึกษาประสิทธิภาพการบำบัดสารอินทรีย์คาร์บอน และสารประกอบไนโตรเจน โดยศึกษาผลของสัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอน็อกซิกที่ 1/8 1/2 1 และ 3 เท่าของอัตราการไหลน้ำเสียเข้าระบบ ฯ และสรุปชุดการทดลองดังตารางที่ 14 โดยวิเคราะห์ประสิทธิภาพระบบ ฯ ด้วยการวิเคราะห์คุณภาพน้ำป้อนเข้า น้ำสลัดจ์ในแต่ละถัง และน้ำเพอมีเอท ดังแสดงพารามิเตอร์ วิธีการ และความถี่การวิเคราะห์แต่ละตัวอย่างในตารางที่ 15 – 17 เพื่อเปรียบเทียบคุณภาพน้ำทางกายภาพ เคมี และชีวภาพหลังบำบัดกับค่ามาตรฐานคุณภาพน้ำทิ้งกรมโรงงานอุตสาหกรรม พร้อมเสนอแนวรณำน้ำผ่านการบำบัดมาหมุนเวียนใช้ใหม่ภายในโรงงาน

ตารางที่ 14 สภาวะชุดการทดลองที่ศึกษา

ชุดการทดลองที่	สภาวะทดลอง	
	ตัวแปรคงที่	ตัวแปรศึกษา
1	พีเอช 7 – 8 อุณหภูมิห้อง ค่าฟลักซ์ต่ำกว่าค่าฟลักซ์วิกฤติร้อยละ 75	สัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอน็อกซิกที่ 1/8 เท่าของอัตราการไหลน้ำเสียเข้าระบบ
2		สัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอน็อกซิกที่ 1/2 เท่าของอัตราการไหลน้ำเสียเข้าระบบ
3		สัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอน็อกซิกที่ 1 เท่าของอัตราการไหลน้ำเสียเข้าระบบ
4		สัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์จากถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนเข้าสู่ถังแอน็อกซิกที่ 3 เท่าของอัตราการไหลน้ำเสียเข้าระบบ

ตารางที่ 15 พารามิเตอร์ และวิธีวิเคราะห์ลักษณะตัวอย่างน้ำเสีย

พารามิเตอร์	วิธีวิเคราะห์
อุณหภูมิ	Thermometer
พีเอช	Electrometric Method (pH Meter)
ออกซิเจนละลาย	Membrane Electrode
ซีโอดี	Close Reflux Method
บีโอดี	Azide Modification Method
ทีเคเอ็น	Macro – Kjeldahl Method
แอมโมเนียไนโตรเจน	Titrimetric Method
ไนเตรดไนโตรเจน	Cadmium Reduction Method
ไนไตรต์ไนโตรเจน	Colorimetric Method

พารามิเตอร์	วิธีวิเคราะห์
ความขุ่น	Nephelometric Method
น้ำสลัดจ์	Gravimetric Method
น้ำสลัดจ์ระเหยได้	Gravimetric Method

ที่มา : APHA, AWWA and WEF, 1998

ตารางที่ 16 จุดเก็บ และพารามิเตอร์วิเคราะห์ตัวอย่างน้ำเสีย

จุดเก็บ	พารามิเตอร์
1. ถังน้ำเสียป้อน เข้าระบบ	อุณหภูมิ พีเอช ซีโอดี บีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรตไนโตรเจน ไนไตรต์ไนโตรเจน
2. ถังแเอน์ออกซิก	อุณหภูมิ พีเอช ออกซิเจนละลาย ซีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรต ไนโตรเจน ไนไตรต์ไนโตรเจน น้ำสลัดจ์ น้ำสลัดจ์ระเหยได้ ตรวจสอบลักษณะสลัดจ์ และกลุ่มจุลินทรีย์ภายในระบบ
3. ถังปฏิกรณ์ ชีวภาพเมมเบรน	อุณหภูมิ พีเอช ออกซิเจนละลาย น้ำสลัดจ์ น้ำสลัดจ์ระเหยได้ ตรวจสอบลักษณะสลัดจ์ และกลุ่มจุลินทรีย์ภายในระบบ
4. ถังเพอมิเอท	อุณหภูมิ พีเอช ซีโอดี บีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรตไนโตรเจน ไนไตรต์ไนโตรเจน ความขุ่น

ตารางที่ 17 ความถี่การวิเคราะห์พารามิเตอร์

จุดเก็บ	พารามิเตอร์	ความถี่
1. ถังน้ำเสียป้อน เข้าระบบ	- อุณหภูมิ พีเอช - ซีโอดี บีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรตไนโตรเจน ไนไตรต์ไนโตรเจน	ทุกวัน 2 ครั้ง/สัปดาห์
2. ถังแเอน์ออกซิก	- อุณหภูมิ พีเอช ออกซิเจนละลาย - ซีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรตไนโตรเจน ไนไตรต์ ไนโตรเจน น้ำสลัดจ์ น้ำสลัดจ์ระเหยได้ - ตรวจสอบลักษณะมวลสลัดจ์ และกลุ่มจุลินทรีย์ในระบบ	ทุกวัน 2 ครั้ง/สัปดาห์  1 ครั้ง
3. ถังปฏิกรณ์ ชีวภาพเมมเบรน	- อุณหภูมิ พีเอช ออกซิเจนละลาย - น้ำสลัดจ์ น้ำสลัดจ์ระเหยได้ - ตรวจสอบลักษณะมวลสลัดจ์ และกลุ่มจุลินทรีย์ในระบบ	ทุกวัน 2 ครั้ง/สัปดาห์  1 ครั้ง
4. ถังเพอมิเอท	- อุณหภูมิ พีเอช - ซีโอดี บีโอดี ทีเคเอ็น แอมโมเนียไนโตรเจน ไนเตรตไนโตรเจน ไนไตรต์ไนโตรเจน ความขุ่น	ทุกวัน 2 ครั้ง/สัปดาห์

### 2.1.4 ศึกษาสมรรถนะการทำงานของระบบบำบัดน้ำเสีย

ศึกษาสมรรถนะการกรองโดยชุดเมมเบรนจมน้ำในถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรน ด้วยการศึกษาศาเหตุ แนวโน้ม และหาอัตราเร็วการเกิดฟาว์ลิงจากกราฟความสัมพันธ์ระหว่างเวลา กับค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนที่บันทึกค่าไว้ขณะกรองที่ค่าฟลักซ์คงที่ เพื่อคำนวณหาค่า  $dp/dt$  คือ ค่าอัตราเร็วการเกิดฟาว์ลิง รวมทั้งใช้เทคนิคการฟื้นฟูสภาพชุดเมมเบรนด้วยวิธีการทางไฮโดรไดนามิกส์ (การฉีดล้าง) และการใช้สารเคมีฟื้นฟูสภาพเพื่อระบุสาเหตุของการเกิดฟาว์ลิง เมื่อกำหนดค่าความดันส่งผ่านเมมเบรนสูงสุดที่ 500 มิลลิบาร์ ถ้าเกินค่าที่กำหนดจะทำการฟื้นฟูสภาพเพื่อระบุสาเหตุ และชนิดฟาว์ลิงที่เกิดขึ้น โดยมีขั้นตอน และสารเคมีที่ใช้ในการฟื้นฟูสภาพเมมเบรน (หรือการล้างเมมเบรนหลังการทดลอง หากไม่เกิดฟาว์ลิงอย่างรุนแรง และรวดเร็ว) ดังนี้

- |              |  |
|--------------|--|
| ขั้นตอนที่ 1 | ฉีดน้ำกลั่นล้างเมมเบรน เป็นระยะเวลา 30 นาที  |
| ขั้นตอนที่ 2 | กรองน้ำกลั่นผ่านเมมเบรน บันทึกค่าฟลักซ์ ค่าความดันส่งผ่านเมมเบรน และปริมาณน้ำที่กรองได้ เป็นระยะเวลา 10 นาที |
| ขั้นตอนที่ 3 | ล้างย้อนกลับด้วยสารละลายกรดซัลฟิวริกความเข้มข้น 1% เป็นระยะเวลา 60 นาที                                      |
| ขั้นตอนที่ 4 | กรองน้ำกลั่นผ่านเมมเบรน บันทึกค่าฟลักซ์ ค่าความดันส่งผ่านเมมเบรน และปริมาณน้ำที่กรองได้ เป็นระยะเวลา 10 นาที |
| ขั้นตอนที่ 5 | แช่ด้วยสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 1% เป็นระยะเวลา 120 นาที   |
| ขั้นตอนที่ 6 | กรองน้ำกลั่นผ่านเมมเบรน บันทึกค่าฟลักซ์ ค่าความดันส่งผ่านเมมเบรน และปริมาณน้ำที่กรองได้ เป็นระยะเวลา 10 นาที |

ขั้นตอนต่าง ๆ ของการฟื้นฟูสภาพเมมเบรนสามารถนำไปหาค่าความต้านทานเชิงพลศาสตร์ของเมมเบรนจากฟาว์ลิง และระบุรูปแบบการเกิดฟาว์ลิงได้

### 2.1.5 ตรวจสอบลักษณะมวลสัณฐาน และกลุ่มจุลินทรีย์ภายในระบบ

วิเคราะห์ขนาดการกระจายตัวของมวลสัณฐานด้วยเครื่อง Laser Particle Size Analyzer (COULTER LS 230) และตรวจสอบลักษณะจุลินทรีย์จากถังปฏิกรณ์โดยใช้กล้องจุลทรรศน์ที่บันทึกภาพได้

### 2.1.6 เสนอแนวทางการนำน้ำที่ผ่านการบำบัดแล้วมาหมุนเวียนใช้ใหม่ภายในโรงงาน

นำผลวิเคราะห์คุณภาพน้ำเพอมีอเทปเปรียบเทียบกับมาตรฐานคุณภาพน้ำทิ้งด้านกายภาพ เคมี และชีวภาพ (ปริมาณอีโคไลแบคทีเรีย) ตามมาตรฐานคุณภาพน้ำเพื่อการหมุนเวียนใช้ใหม่ขององค์กรพิทักษ์สิ่งแวดล้อมแห่งสหรัฐอเมริกา (USEPA)

### 2.1.7 การวิเคราะห์ข้อมูล

วิเคราะห์ประสิทธิภาพของระบบบำบัดน้ำเสียในการกำจัดสารอินทรีย์ และสารประกอบไนโตรเจนในรูปของรีดิวซ์ และนำมาเปรียบเทียบกับประสิทธิภาพการกำจัดสารอินทรีย์ และสารประกอบไนโตรเจนของระบบบำบัดฯ ในแต่ละชุดการทดลอง ซึ่งในแต่ละชุดการทดลองจะใช้ค่าในช่วงระบบเข้าสู่สภาวะคงที่แล้ว (Steady state) มาคำนวณประสิทธิภาพการกำจัดสารอินทรีย์คาร์บอน และสารประกอบไนโตรเจน โดยรายงานค่าประสิทธิภาพการกำจัดในรูปค่าเฉลี่ย±ค่าเบี่ยงเบนมาตรฐาน (Mean±SD) และประสิทธิภาพในการกำจัดสารอินทรีย์ และสารประกอบไนโตรเจนสามารถหาได้จาก

$$\text{รีดิวซ์การกำจัด} = \frac{\text{ความเข้มข้นของน้ำเสียก่อนการบำบัด} - \text{ความเข้มข้นของน้ำเสียหลังจากการบำบัด}}{\text{ความเข้มข้นของน้ำเสียก่อนการบำบัด}} \times 100$$

## 2.2 วัสดุ และอุปกรณ์

### 2.2.1 วัสดุ

วัสดุที่ใช้ในการวิจัยครั้งนี้ประกอบด้วย น้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรมแปรรูปสัตว์น้ำ (ซูริมิ) และสารเคมีระดับคุณภาพวิเคราะห์ที่ใช้ในการวิเคราะห์คุณภาพน้ำ

#### 2.2.1.1 น้ำเสียที่ใช้ในการทดลอง

น้ำเสียที่นำมาใช้ในการทดลองเพื่อป้อนเข้าระบบบำบัดน้ำเสียจำลอง เป็นน้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรมแปรรูปสัตว์น้ำ (ซูริมิ) จังหวัดสงขลา ซึ่งเป็นน้ำเสียหลังผ่านเครื่องหมุนเหวี่ยงแยกเศษปลา และผ่านกระบวนการสร้าง - รวมตะกอนเพื่อแยกเอามวลเศษเนื้อปลาออกแล้ว ก่อนเข้าบ่อหมักไร้อากาศของระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงาน โดยทำการเก็บน้ำเสียประมาณ 2 สัปดาห์ต่อครั้ง น้ำเสียที่ยังไม่ได้นำมาใช้นำไปเก็บรักษาไว้ในห้องเย็นอุณหภูมิประมาณ 4 องศาเซลเซียส

#### 2.2.1.2 สารเคมี

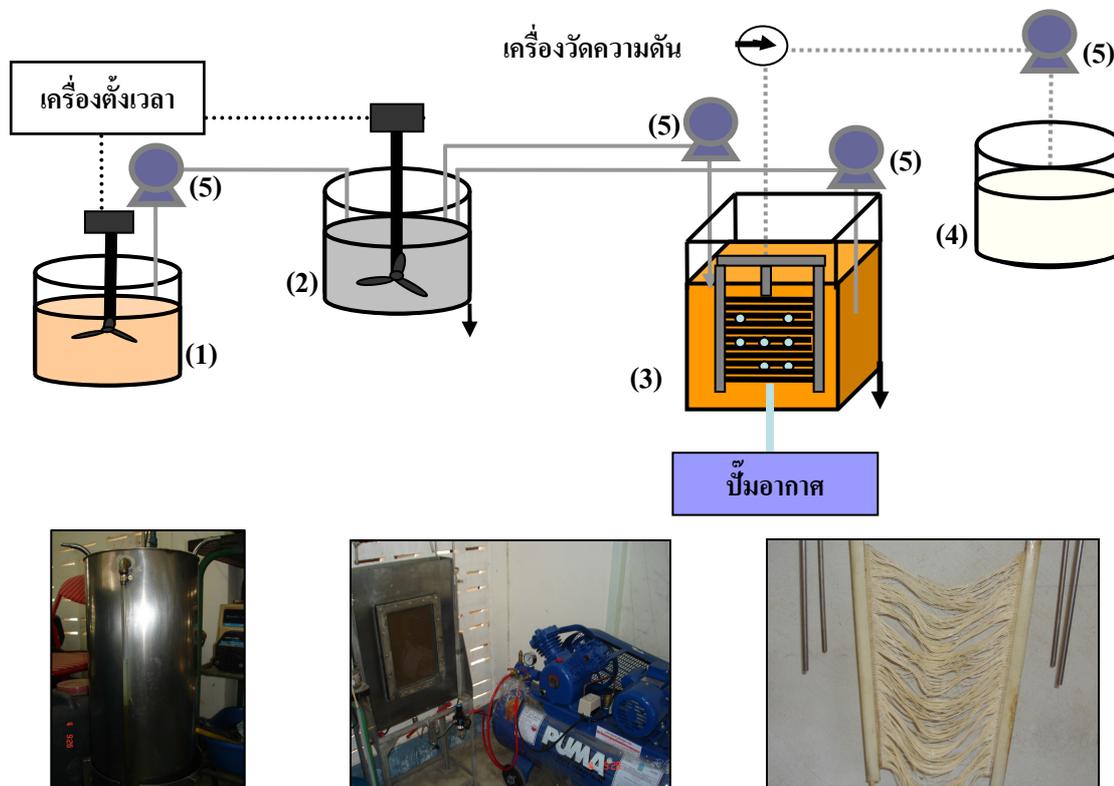
สารเคมีที่ใช้ในการทดลอง และการวิเคราะห์คุณภาพของน้ำ เป็นสารเคมีระดับคุณภาพวิเคราะห์

### 2.2.2 อุปกรณ์

อุปกรณ์ที่ใช้ในการวิจัยครั้งนี้ประกอบด้วยแบบจำลองระบบฯและอุปกรณ์ประกอบแบบจำลอง อุปกรณ์ที่ใช้ในการเก็บตัวอย่าง และอุปกรณ์ที่ใช้ในการวิเคราะห์ทางเคมีในห้องปฏิบัติการ ซึ่งมีรายละเอียดต่างๆ ดังนี้

### 2.2.2.1 แบบจำลองระบบฯ และอุปกรณ์ประกอบแบบจำลอง

แบบจำลองระบบถังแอนีอ็อกซิก และถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนแบบเมมเบรนจมตัวระดับห้องปฏิบัติการที่ใช้ในการศึกษาครั้งนี้ แสดงดังภาพประกอบที่ 7 ประกอบด้วย



ภาพประกอบที่ 7 แบบจำลอง และภาพถ่ายระบบแอนีอ็อกซิกร่วมกับระบบถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรน

(1) ถังน้ำเสียป้อนเข้าระบบ (Feed tank) พร้อมชุดควบคุมผสม และตัวควบคุมเวลา กวนให้เป็นแบบกึ่งต่อเนื่อง

(2) ถังแอนีอ็อกซิกปริมาตร 14 ลิตร พร้อมชุดควบคุมผสม และตัวควบคุมเวลา กวนให้เป็นแบบกึ่งต่อเนื่อง

(3) ถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนปริมาตร 24 ลิตร ที่มีชุดเมมเบรนประเภทเส้นใย ท่อกลวง (Hollow fiber membrane) จมตัวภายในระบบ ฯ ที่ขึ้นรูปเป็นชุดโมดูลโดยปลายยึดติดไว้กับโครงซึ่งเชื่อมต่อกับเกจวัดความดันส่งผ่านเมมเบรน รวมทั้งชุดจ่ายอากาศเพื่อให้ออกซิเจนและความปั่นป่วนผสมในถังปฏิกรณ์ โดยคุณลักษณะของเมมเบรนที่ใช้ในงานวิจัยนี้แสดงดังตารางที่

18

(4) ถังเก็บกักน้ำเพอมีเอท (น้ำทิ้งออกนอกระบบ)

ตารางที่ 18 คุณลักษณะเฉพาะของเมมเบรนในงานวิจัย

คุณลักษณะเฉพาะ	
ประเภทเมมเบรน	เส้นใยทอกลวง
ความยาวเมมเบรน	40 เซนติเมตร
ความกว้างเมมเบรน	24 เซนติเมตร
วัสดุผลิตเมมเบรน	โพลีเอทิลีน ชนิดพอลิเมอร์ชอบน้ำ (Hydrophilic polymer membrane)
ขนาดรูเปิด	0.22 ไมโครเมตร
พื้นที่กรอง	0.2 ตารางเมตร
อายุการใช้งาน	5 ปี
ราคา	7 ดอลลาร์ต่อตารางเมตร

## (5) เครื่องสูบลมแบบรีด (Peristaltic pump) 4 เครื่อง

เครื่องที่ 1 ทำหน้าที่สูบน้ำเสียจากถังเก็บกักน้ำเสียเข้าสู่ถังแอน็อกซิก ด้วยอัตราไหล 48 ลิตรต่อวัน

เครื่องที่ 2 ทำหน้าที่สูบน้ำสลัดจ์จากถังแอน็อกซิกเข้าสู่ถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรน ด้วยอัตราไหล 48 ลิตรต่อวัน รวมกับอัตราไหลที่เท่ากับสัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์

เครื่องที่ 3 ทำหน้าที่สูบน้ำสลัดจ์จากถังแอน็อกซิกหมุนเวียนสลัดจ์เข้าสู่ถังปฏิกรณ์ชีวภาพเมมเบรนด้วยอัตราไหลเท่ากับสัดส่วนการหมุนเวียนน้ำสลัดจ์

เครื่องที่ 4 ทำหน้าที่ดูดน้ำกรองออกจากชุดกรองเข้าสู่ถังเก็บกักน้ำเพอมีเอท (น้ำทิ้งออกนอกระบบ) ด้วยค่าพลังค์ที่ต่ำกว่าค่าพลังค์วิกฤติร้อยละ 75

## 2.2.2.2 อุปกรณ์ที่ใช้ในการเก็บตัวอย่าง

1. ขวดเก็บตัวอย่างพลาสติกขนาด 1 ลิตร
2. แกลลอนพลาสติกขนาด 25 ลิตรสำหรับใส่น้ำเสียมาทดลองในห้องปฏิบัติการ

## 2.2.2.3 อุปกรณ์ที่ใช้ในการวิเคราะห์คุณภาพน้ำเสียในห้องปฏิบัติการ

1. UV-VIS Spectrophotometer ผลิตภัณฑ์ Shimadzu รุ่น UV 1601
2. Touch mixer ผลิตภัณฑ์ Fisher Scientific รุ่น 231
3. เครื่องชั่ง 2 ตำแหน่ง ผลิตภัณฑ์ Mettler Toledo รุ่น PB1502
4. เครื่องชั่ง 4 ตำแหน่ง ผลิตภัณฑ์ Mettler Toledo รุ่น AB 204
5. เครื่องวัดความเป็นกรด-ด่าง (pH meter) ผลิตภัณฑ์ของ Wissenschaftlich

Technische Werkstätten รุ่น pH 526

6. เครื่องวัดความเป็นกรด-ด่าง (pH meter) เครื่องวัดออกซิเจน (DO meter)  
ผลิตภัณฑ์ของ Wissenschaftlich Technische Werkstätten รุ่น pH/Oxi 340i
7. ตู้อบความร้อนแห้ง (Hot air oven) ผลิตภัณฑ์ของ Contherm รุ่น 240M
8. เครื่องกวนชนิดใช้แม่เหล็ก (Magnetic stirrer) และเตาไฟฟ้า (Hot plate)  
ผลิตภัณฑ์ของ Framo-Ger™tetechnik รุ่น M 21/1
19. ชุดกรองบุคเนอร์ (Buchner Filter)
10. เครื่องปั๊มสุญญากาศ (Vacuum Pump) ผลิตภัณฑ์ GAST รุ่น 0296
11. ชุดกลั่นแอมโมเนีย (Ammonia Distillation Apparatus) ผลิตภัณฑ์ Gerhardt รุ่น  
EV 16
12. ตู้ดูดความชื้น (Desiccator) ผลิตภัณฑ์ Sanplatee
13. เตาย่อยสลายตัวอย่างสำหรับซีโอดีแบบปิด (Heating Blocks) ผลิตภัณฑ์ J.P  
Selecta รุ่น R.A.T.
14. กระดาษกรอง GF/C ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 47 มิลลิเมตร
15. เครื่องแก้วต่างๆ ที่ใช้ในการวิเคราะห์พารามิเตอร์ ดังตารางที่ 16