

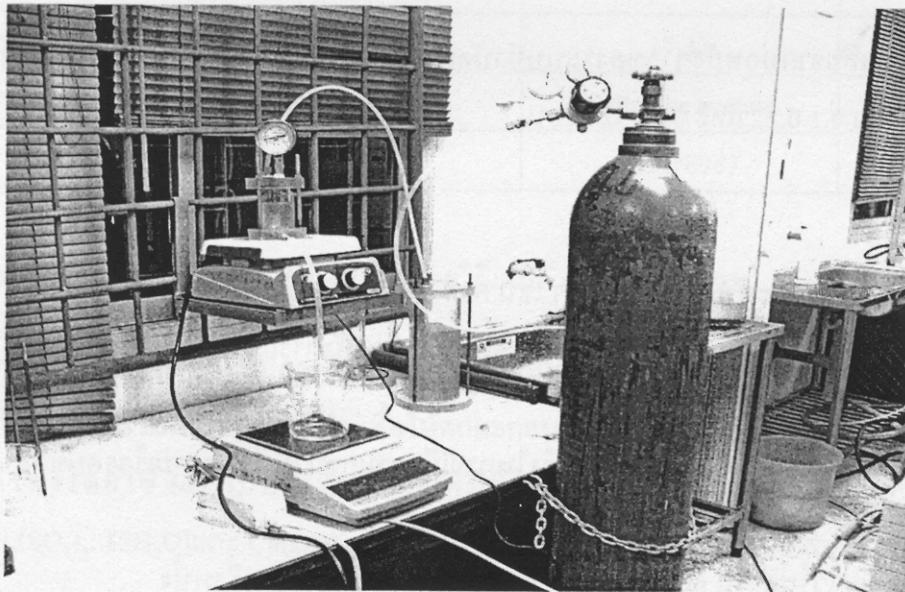
บทที่ 2

อุปกรณ์การทดลองและวิธีการการทดลอง

2.1 อุปกรณ์การทดลอง สารเคมี สารป้อง และวัสดุการทดลอง

2.1.1 อุปกรณ์การทดลอง

1. ชุดกรองแบบ dead end ดังแสดงในรูปที่ 2.1
2. UV-Visible Spectrophotometer รุ่น UV-120-01 ยี่ห้อ Shimadzu ประเทศที่ผลิต Japan
3. เครื่องซั่ง
 - เครื่องซั่งแบบละเอียด 0.01 กรัม รุ่น PG5002-5 ยี่ห้อ METTLER TOLEDO ประเทศที่ผลิต Switzerland
 - เครื่องซั่งแบบละเอียด 0.001 กรัม รุ่น GT410 ยี่ห้อ OHAUS ประเทศที่ผลิต USA
4. pH meter รุ่น RL150 ยี่ห้อ Russell ประเทศที่ผลิต USA
5. ตู้อบ ยี่ห้อ memmert ประเทศที่ผลิต Germany
6. Incubator ควบคุมอุณหภูมิที่ 20 °C รุ่น 2020 ยี่ห้อ SHEL-LAB ประเทศที่ผลิต
7. ถังพลาสติกความจุ 40 L ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 16 นิ้ว
8. ท่อบรรจุก๊าซ N₂



รูปที่ 2.1 ชุดกรองแบบ dead end

2.1.2 สารเคมี

- 1 สารเคมีที่ใช้ในการวิเคราะห์ COD เป็นสารเคมีระดับ AR grade
- 2 สารเคมีที่ใช้ในการวิเคราะห์สี เป็นสารเคมีระดับ AR grade

2.1.3 เครื่องแก้วและสารป้อน

1. น้ำเสียจากระบบบำบัดน้ำเสียโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม
 - บ. เอเชียนน้ำมันปาล์ม จำกัด
 - บ. สยามปาล์มน้ำมันและสวนปาล์ม จำกัด
- 2 เครื่องแก้ว ที่ใช้ในการวิเคราะห์ค่า COD สี SS

2.2 วิธีการทดลอง

การทดลองแบ่งเป็น 2 ส่วน โดยส่วนแรกเป็นการศึกษาการใช้เมมเบรนระดับไมโครพิลเทอร์ชั้นเมมเบรน (MF) ใน การกรอง โดยในส่วนนี้จะมีการศึกษาการใช้ MF กับกรณีที่มีการนำบัดขึ้นดันก่อนหน้าการกรอง ส่วนการทดลองส่วนที่ 2 เป็นการกรอง โดยการใช้เมมเบรนที่มีขนาดรูเด็กในระดับยัลตราพิลเทอร์ชั้นเมมเบรน (UF) เมมเบรนที่ใช้ในขั้นตอนหลังนี้ประกอบด้วยเมมเบรน 3 ชนิด คือที่มีขายในห้องทดลอง และเมมเบรนที่สังเคราะห์จากวัสดุสัปปะรด และสังเคราะห์จากสารเคมีในห้องปฏิบัติการ

2.2.1 การกรองระดับไมโครพิลเทอร์ชั้น (MF) เมมเบรน

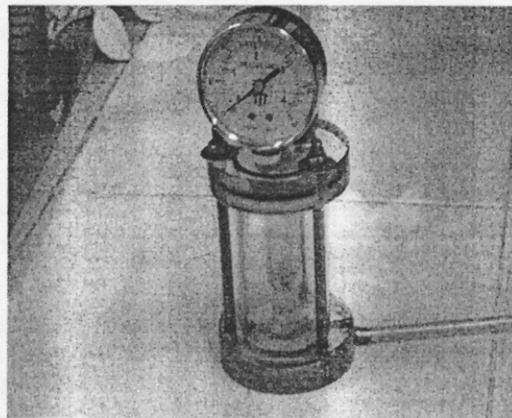
2.2.1.1 การกรองน้ำเสียด้วย MF เมมเบรน

การทดลองนี้ใช้น้ำเสียจากบ่อหดลงๆ ของระบบบำบัดน้ำเสียโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม และเมมเบรนที่ใช้เป็น MF ที่มีขนาดรูพุน 0.1 0.22 และ 0.45 ไมครอน

ขั้นตอนการทดลอง

1. นำน้ำทึบมาทำการวิเคราะห์คุณสมบัติต่างๆ เช่น ค่าสี, pH, COD และค่า SS
2. เตรียมชิ้นเมมเบรนที่มีคุณสมบัติตั้งแต่ในตารางที่ 2.1 โดยทำการแช่ในน้ำกลั่น และจัดใส่ใน stirred cell
3. นำ stirred cell ไปวางบน magnetic stirrer ซึ่งในกรณีมีความกวนให้ปรับความเร็วของ magnetic stirrer ให้ได้ 400 rpm
4. เติมน้ำทึบที่เตรียมไว้ใส่ลงใน pressurized sample reser voir ประมาณครึ่งหนึ่ง
5. ปรับความดันจนกระแท้ได้ค่าที่ต้องการ
6. เก็บน้ำทึบที่ผ่านการกรองไว้ในบิกเกอร์ที่วางอยู่บนเครื่องซั่ง
7. บันทึกค่าน้ำหนักของน้ำทึบที่ผ่านการกรองที่เวลาต่างๆ
8. นำค่าน้ำหนักที่ได้ที่เวลาต่างๆ มาคำนวณหาค่าฟลักซ์

9. นำน้ำทิ้งที่ผ่านเมมเบรนมาทำการวิเคราะห์คุณสมบัติอีกรังเพื่อใช้มาทำการเปรียบเทียบ



รูปที่ 2.2 Pressured recevoir

คุณสมบัติของเมมเบรน เมมเบรนที่ใช้มีคุณสมบัติแสดงในตารางที่ 2.1

ตารางที่ 2.1 MF เมมเบรน ที่ใช้ในการทดลองมีคุณสมบัติดังต่อไปนี้

Membrane Charge	Negative		
Pore Size, micron	0.1	0.2	0.45
Membrane area, Cm ²	18.02	17.32	17.89
Polymer	Cellulose nitrate	Cellulose acetate	Cellulose acetate
Water flux (l/m ² hr)	7401-8987	7401-8987	7401-8987

2.2.1.2 การกรองน้ำเสียหลังการบำบัดขั้นต้นโดยวิธีเคมีด้วย MF เมมเบรน

การทดลองในส่วนนี้เป็นการใช้สารเคมีช่วยในการตอกตะกอนเพื่อทำให้อุณภัคคลอลลอยด์ที่เป็นสาเหตุของการเกิดสีในน้ำทิ้ง รวมกันเป็นกลุ่มใหญ่เพื่อให้ตอกตะกอนขั้นหนึ่งก่อน แล้วจึงนำส่วนที่เป็นน้ำที่มีตะกอนเล็กๆ มาทำการกรองโดยใช้ MF เมมเบรน สารเคมีที่ใช้ในการทดลองประกอบด้วย สารส้ม [Aluminium Sulfate; Al₂(SO₄)₃. 18H₂O] และ Ca(OH)₂ เมมเบรนที่ใช้มีคุณสมบัติดังแสดงในตาราง 2.2

ตารางที่ 2.2 MF เมมเบรน ที่ใช้ในการทดลองประกอบกับการนำบัดขันดัน มีคุณสมบัติดังต่อไปนี้

Membrane Charge	Negative
Manufacturer	Millipore
Pore Size, micron	0.45
Membrane area, (m^2)	0.00174
Polymer	Cellulose nitrate
Water flux ($l/m^2 hr$)	52000

1. ศึกษาผลของการทดสอบด้วยสารส้ม [Alumininium Sulfate; $Al_2(SO_4)_3 \cdot 18H_2O$] แบ่งการศึกษาเป็น การศึกษาอิทธิพลของความเข้มข้นของน้ำเสียที่มีต่อกระบวนการกรองและกระบวนการกรองตัดกับด้วย ในกรีฟิลเตอร์ชั้นเมมเบรน กับส่วนที่สอง เป็นการศึกษาอิทธิพลของความเข้มข้นของสารกรองและกระบวนการ

1.1 ผลของความเข้มข้นน้ำเสีย

วิธีการทดลองเพื่อศึกษาผลของการกำจัดสีน้ำทึบ โดยการเจือจางน้ำทึบก่อนทดสอบด้วยสารส้ม แล้วผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane

1. ซั่งสารส้มปริมาณ 100 g แล้วเทลงในบีกเกอร์ ที่บรรจุน้ำเกลือลับน้ำ 1 ลิตร คนให้สารส้มละลาย
2. นำตัวอย่างน้ำทึบจากโรงงานน้ำมันปาล์ม วัดค่า absorbance (ตัวอย่างน้ำเสียที่ใช้ในการทดลองส่วนนี้จะเป็นตัวอย่างที่มีค่าสีสูงกว่าในกรณีที่เป็นการกรองโดยตรงด้วย MF อ่าย่างเดียว)
3. เจือจางน้ำทึบจากโรงงานน้ำมันปาล์ม ที่ความเข้มข้นน้ำทึบ 20%, 40%, 60%, 80% และ 100%
4. นำสารละลายสารส้ม (ความเข้มข้น 100 g/l) ปริมาณ 2 ml เติมลงในบีกเกอร์ บรรจุน้ำทึบที่ผ่านการเจือจางปริมาณ 500 ml
5. นำสารที่เตรียมไว้ไป กวนเร็ว (stirred) เป็นเวลา 5 นาที
6. ทิ้งไว้ให้ตัดกตะกอน 30 นาที
7. วัดค่า absorbance น้ำทึบหลังจากผ่านการทดสอบ คำนวณหาค่าสี
8. นำสารละลายส่วนบนที่มีลักษณะใส มาผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane ขนาด $0.45 \mu m$. ใช้ความดัน 100 และ 200 kPa
9. วัดค่า flux ที่เวลา ที่เวลาต่าง ๆ นำไป plot graph
10. วัดค่า absorbance ของน้ำเสียที่ผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane คำนวณหาค่าสีจาก calibration curve เพื่อทำการเปรียบเทียบประสิทธิภาพในการกำจัดสีก่อน และหลังการทดสอบด้วย membrane

1.2 ผลของความเข้มข้นสารส้ม [Alumininium Sulfate; $Al_2(SO_4)_3 \cdot 18H_2O$]

วิธีการทดลองเพื่อศึกษาผลของการกำจัดสีน้ำเสียที่ไม่เจือจางโดยการทดสอบด้วยสารส้มที่ความเข้มข้นต่างๆ ก่อนผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane

1. ซั่งสารส้มปริมาณ 100 g แล้วเทลงในบีกเกอร์ ที่บรรจุน้ำเกลือลับน้ำ 1 ลิตร คนให้สารส้มละลาย

2. นำตัวอย่างน้ำทึบจากโรงงานน้ำมันปาล์ม วัดค่า absorbance
3. นำสารละลายน้ำซึ่งความเข้มข้น 100 g/l ปริมาณ 1, 1.2, 1.4, 1.6, 1.8, 2.0, 3.0 และ 4.0
4. นำสารที่เตรียมไว้ไป กวนเร็ว (Stirred) เป็นเวลา 5 นาที
5. ทิ้งไว้ให้ตกลงตัว 30 นาที
6. วัดค่า absorbance น้ำทึบหลังจากผ่านการตกลงตัว คำนวณหาค่าสี
7. นำสารละลายน้ำซึ่งความเข้มข้นที่มีลักษณะใส มาผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane ขนาด 0.45 μm. ใช้ความดัน 200 kPa
 8. วัดค่า flux ที่ เวลา ที่เวลาต่าง ๆ นำไป plot graph
 9. วัดค่า absorbance ของน้ำเสียที่ผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane
 10. คำนวณหาค่าสีจาก calibration curve เพื่อทำการเปรียบเทียบประสิทธิภาพในการกำจัดสี ก่อนและหลังการตกลงตัวด้วย membrane .

2. ศึกษาผลของการใช้ $\text{Ca}(\text{OH})_2$ เป็นสารก่อรวมตะกอน

2.1 ผลของความเข้มข้น $\text{Ca}(\text{OH})_2$, และ ความดัน

วิธีการทดลองเพื่อศึกษาผลของ การกำจัดสีน้ำทึบ โดยการเติม $(\text{Ca}(\text{OH})_2)$ ที่ความเข้มข้นต่างๆ เพื่อให้มีการก่อ และรวมตะกอน colloidal ให้มีขนาดใหญ่นานาพหุที่จะตกจนได้เอง และวิจัยนำน้ำทึบไปผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane เพื่อกรองแยก colloidal ที่มีขนาดเล็กที่ยังคงตัวอยู่

1. ทำการวัดค่า pH และค่า absorbance ของน้ำทึบบ่อสุดท้ายที่ใช้เป็นตัวอย่างน้ำเริ่มต้น หาค่าสี จาก calibration curve
2. เติมน้ำทึบบ่อสุดท้ายลงในบิกเกอร์ บิกเกอร์ละ 1000 ml
3. เติมสาร $\text{Ca}(\text{OH})_2$ ปริมาณ 2 g ในบิกเกอร์น้ำทึบ stirred เป็นเวลา 5 นาที
4. ตั้งทิ้งไว้ให้ตกลงตัวเป็นเวลา 30 นาที
5. วัดค่า pH และค่า absorbance คำนวณหาค่าสี เปรียบเทียบ การกำจัดสี ก่อน และหลังการตกลงตัว
6. นำสารละลายน้ำซึ่งความเข้มข้นที่ผ่านการตกลงตัวเป็นเวลา 30 นาที มาผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane ขนาด 0.45 μm. ความดัน 50, 100 และ 200 kPa
7. วัดค่า flux, pH และ absorbance ของสารละลายน้ำซึ่งความเข้มข้นที่ผ่านการกรอง
8. คำนวณหาค่าสีเพื่อเปรียบเทียบประสิทธิภาพของการกำจัดสี ก่อนและหลังการกรองด้วย membrane
9. ทดสอบที่ปริมาณ $\text{Ca}(\text{OH})_2$ ที่ 3g, 4g, 10g และ 30g ตามข้อ 3- 8
10. เปรียบเทียบประสิทธิภาพการกำจัดสีที่ปริมาณความเข้มข้นต่าง ๆ

2.2.1.3 การกรองน้ำเสียหลังการบำบัดขั้นตอนโดยวิธี เคน尼- กายภาพ ด้วย MF เมมเบรน

1. การถูดซับด้วยผ้ากันมันน้ำ เป็นการศึกษาผลของขนาดผ้ากันมันน้ำ และความดันที่ใช้ในระหว่างขั้นตอนการกรองด้วยไมโครฟิลเตอร์ชั้นเมมเบรน
 1. นำตัวอย่างน้ำทึบจากโรงงานน้ำมันปาล์ม วัดค่า absorbance

3. ทำการกรองน้ำด้วยถ่านกัมมันต์ โดยในขั้นตอนนี้ใช้วิธีการกรองแบบเบคนิ่งตามวิธี จินตนา แก้ว บริสุทธิ์ (2541)

4. นำน้ำที่ผ่านการกรองน้ำด้วยถ่านกัมมันต์แล้วในข้อ 3 มาผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane ขนาด 0.45 μm. ใช้ความดัน 100-200 และ 300 kPa

5. วัดค่า flux ที่เวลาที่เวลาต่าง ๆ นำไป plot graph

6. วัดค่า absorbance ของน้ำเสียที่ผ่านกระบวนการกรองด้วย membrane

7. อ่านค่าสีจาก calibration curve เพื่อทำการเปรียบเทียบประสิทธิภาพในการกำจัดสี ที่สภาวะต่างๆ

2.2.2 การกรองระดับอัตราพิเศษ (UF) เมมเบรน

2.2.2.1 การกรองโดย (UF) เมมเบรนเชิงการค้า

1. นำน้ำเสียจากโรงงานน้ำมันปาล์ม (ป่าสุดท้าย) มาทำการ Pre-treatment ด้วยการกรองผ่านกระบวนการกรอง GF/C เพื่อค่า SS ให้ต่ำกว่า 50 mg/l

2. ตรวจสอบคุณสมบัติของน้ำเสียที่ผ่านการ Pre-treatment ได้แก่ค่า SS, COD, ค่าสี

3 เลือกชนิดของ Membrane (membrane ชนิด PVDF โดยมีขนาด Pore Size = 0.22 micron และ Polysulfone ขนาด 50000 MW.CO. และ 100000 MW.CO.

ตารางที่ 2.3 เมมเบรน pore size ต่าง ๆ

ชนิดของเมมเบรน	ขนาด pore size
PVDF	0.22 micron
Polysulfone	100000 MW.CO.
Polysulfone	50000 MW.CO.

5. ติดตั้งอุปกรณ์การกรองด้วย Membrane

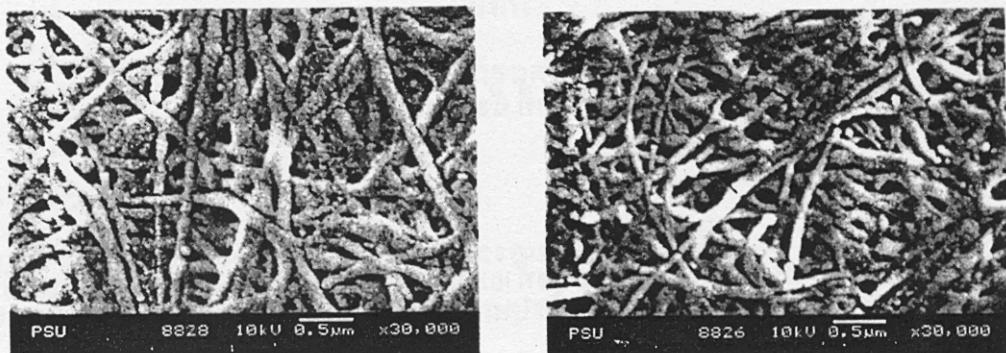
6. ทำการทดลอง โดยการกรองผ่าน Membrane ที่ความดัน 340, 680 kPa ตามลำดับพร้อมทั้งทำการวัดค่า Flux ของน้ำกลั่นก่อนทำการกรองน้ำเสียแต่ละความดัน

7. บันทึกผล

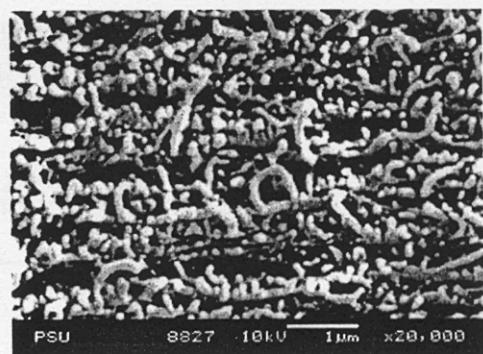
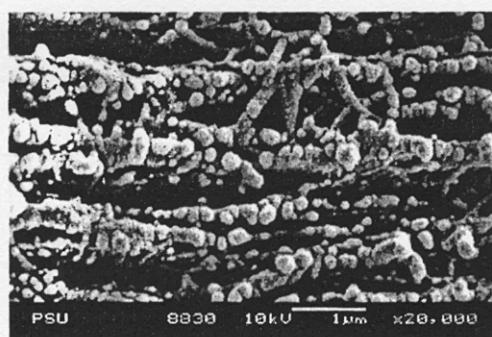
8. วิเคราะห์ค่า COD, SS และค่าสีของน้ำเสียที่ได้จากการทดลอง

2.2.2.2 การกรองโดยเมมเบรนเชื่อมต่อในตรง สังเคราะห์จากวัสดุน้ำสีประด

เมมเบรนที่ใช้นี้สังเคราะห์โดย บ. บ้านยางสัชกร อ.เมือง จ.พัทลุง โดยเป็นผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการทำแห้ง แผ่นวัสดุปีกแพลง เซลลูโลส ที่ใช้น้ำสีประดเป็นแหล่งเพาะเลี้ยงเชลลูลินทรี ลักษณะของเมมเบรนชนิดนี้มีลักษณะเป็นเด็นไขข่องเซลลูลินทรีที่มีการเพิ่มปริมาณในการเพาะเลี้ยงในวัสดุน้ำสีประดที่มีการจัดรูปแบบคล้ายร่างแห โดยมีจำนวนชั้นร่างแหเขียนกับความหนาของชั้นวัสดุที่นำมาทำแห้ง ดังแสดงในรูปที่ 2.3 ที่ได้จากการทำ SEM ของเมมเบรนชนิดนี้



รูปด้านบน



รูปด้านข้าง

a)

b)

รูปที่ 2.3 ภาพถ่าย SEM ของเมมเบรนเซลลูโลส ความหนาขณะเปียก a) 4 mm และ b) 8mm.

วิธีการทดลอง

1. นำน้ำเสียจากโรงงานน้ำมันปาล์ม (บ่อสุดท้าย) มาทำการ Pre-treatment ด้วยการกรองผ่านกระดาษกรอง GF/C เพื่อค่า SS ให้ต่ำกว่า 50 mg/l
2. ตรวจสอบคุณสมบัติของน้ำเสียที่ผ่านการ Pre-treatment ได้แก่ค่า SS, COD, ค่าสี
3. ติดตั้งอุปกรณ์การกรองด้วย Membrane
4. ทำการทดลอง โดยการกรองผ่าน Membrane ที่ความดัน 340, 680, 1020 kPa โดยทำการทดลอง 3 ชุด สลับค่าความดันทั้ง 3 ค่า คือ 340, 680, 1020 kPa 1020, 340, 680 kPa และ 680, 1020, 340 kPa พร้อมทั้งทำการวัดค่า Flux ของน้ำกลั่นก่อนทำการกรองน้ำเสียแต่ละความดัน
5. บันทึกผล
6. วิเคราะห์ค่า COD, SS และค่าสีของน้ำเสียที่ได้จากการทดลอง

2.2.2.3 การกรองโดย膜เบรนเชื่อมต่ออะซิเตทกี สังเคราะห์จากห้องปฏิบัติการ

วิธีการทดลอง

1. นำน้ำเสียจากโรงงานน้ำมันปาล์ม (บ่อสูดท้าย) มาทำการ Pre-treatment ด้วยการกรองผ่านกราฟฟิต GF/C เพื่อค่า SS ให้ต่ำกว่า 50 mg/l
2. ตรวจสอบคุณสมบัติของน้ำเสียที่ผ่านการ Pre-treatment ได้แก่ค่า SS, COD, ค่าสี
3. ติดตั้งอุปกรณ์การกรองด้วย Membrane
4. ทำการทดลอง โดยการกรองผ่าน Membrane ที่ความดัน 340, 680, 1020 kPa ตามลำดับพร้อมทั้งทำการวัดค่า Flux ของน้ำกลั่นก่อนทำการกรองน้ำเสียแต่ละความดัน
5. บันทึกผล
6. วิเคราะห์ค่า COD, SS และค่าสีของน้ำเสียที่ได้จากการทดลอง