

## บทที่ 5

### สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ

#### 5.1 สรุปผลการทดลอง

##### 5.1.1 ระบบหมักยูบีเอนฟ

- ระบบหมักสามารถรับอัตราป้อนสารอินทรีย์ได้สูงสุดถึง 13.17 กก.ชีโอดี/ม<sup>3</sup>.วัน โดยเจือจางน้ำากล่าที่ป้อนเข้าประมาณ 1/5 (น้ำากล่า : น้ำประปา) ชีโอดีที่เข้าระบบ 25,000 มก./ล. ชีโอดีที่ออกจากระบบ 12,430 มก./ล.

- อัตราป้อนสารอินทรีย์ที่เหมาะสมในการกำจัดชีโอดี และผลิต ก๊าซชีวภาพ คือ 5.07 และ 7.53 กก.ชีโอดี/ม<sup>3</sup>.วัน ตามลำดับ

- น้ำากล่าที่เจือจางมีปริมาณสารพิษต่ำ เช่น K+ ต่ำ ประมาณ 2,300-2,600 มก./ล. ตลอดการทดลอง ดังนั้นระบบหมักยูบีเอนฟนี้มีเสถียรภาพ สูงและสามารถรับอัตราป้อนสารอินทรีย์ได้สูงถึง 13.17 กก.ชีโอดี/ม<sup>3</sup>.วัน

##### 5.1.2 ระบบบำบัดเคมีไฟฟ้า

- ประสิทธิภาพการกำจัดลีสูงขึ้น เมื่อเวลาเก็บกักและกระแสไฟฟ้า เพิ่มสูงขึ้น

- ระบบบำบัดเคมีไฟฟ้ามีประสิทธิภาพสูงในการกำจัดของแข็ง แขวนลอยและสารอินทรีย์ ทั้งนี้เนื่องจากสารแขวนลอยในน้ำากล่าเป็นสาร อินทรีย์และก่อให้เกิดสี

- ปริมาณแคลเซียมและแมgnีเซียมในน้ำากล่าลดลงมากกว่า 99% ทั้งนี้เนื่องจากตกตะกอนในรูป คาร์บอเนตและไฮดรอกไซด์

- สภาวะเหมาะสมของระบบเคมีไฟฟ้าคือเวลาเก็บกัก 0.66 ชม. และกระแสไฟฟ้า 19 แอมป์ (ความหนาแน่นกระแสไฟฟ้าประมาณ 21

มิลลิแอมเปอร์/ตารางซม.)

- ที่สภาวะเคมีสมน้ำ ระบบมีประสิทธิภาพการกำจัดสีและสารอินทรีย์ 80% และ 63.2% ตามลำดับ
- ค่าใช้จ่ายในส่วนของการกำจัดสีโดยวิธีเคมีไฟฟ้าประมาณ 25-32 บาท/ $m^3$  ของน้ำากากส่า ซึ่งต่ำกว่าวิธีการกำจัดแบบเคมี ซึ่งสูงถึง 50-100 บาท/ $m^3$  ของน้ำากากส่า

## 5.2 ข้อเสนอแนะ

- ควรมีการศึกษาการลับชั่วไฟฟ้าเพื่อแก้ไขปัญหากระแสไฟฟ้าลดต่ำลง เมื่อเกิดการสะสมโลหะออกไซด์บนผิวแผ่นชั่วไฟฟ้าบวก
- ) ควรทดลองเติม Polyelectrolyte ลงในระบบเคมีไฟฟ้า เพื่อแยกของแข็งให้ดียิ่งขึ้น
- ควรทำการศึกษาระบบชีวภาพ-เคมีไฟฟ้าในระดับนำร่อง (Pilot scale) เพื่อนำไปสู่การประยุกต์ใช้ในระดับอุตสาหกรรม