



### สรุปผลการทดลอง และข้อเสนอแนะ

ประสิทธิภาพในการลดสารอินทรีย์และการผลิตก๊าซชีวภาพของระบบตัวกลางกรอง-  
ยูเอเอสบี แบบอุณหภูมิต่ำ ชนิดสองขั้นตอน ขึ้นกับสิ่งสำคัญ 2 ประการคือ ปริมาณตะกอนแบคทีเรีย  
ในถังหมัก (โดยเฉพาะในส่วนของถังหมักมีเทนแบบยูเอเอสบี) ซึ่งการทำให้ปริมาณตะกอนเพิ่ม  
ขึ้นนั้นต้องใช้เวลาชานาน และประการที่ 2 คือ ปริมาณกรดไขมันระเหยสะสมในระบบ ซึ่งมี  
ผลต่อประสิทธิภาพการทำงานของแบคทีเรียในระบบเป็นสำคัญ ส่วนปริมาณสารอินทรีย์ที่เข้าสู่  
ระบบ, อัตราการไหล และระยะเวลาพักเก็บ เป็นปัจจัยที่มีความสำคัญรองลงมา ดังนั้นในการ  
ทำงานของระบบจึงควรมีการควบคุมสภาวะต่าง ๆ ให้เหมาะสมต่อการเจริญเติบโตและการทำงานของ  
ระบบอยู่เสมอ โดยดูจากค่าครรชนี้ต่าง ๆ เป็นตัวบ่งชี้สภาวะของระบบหมัก สำหรับการ  
สูบน้ำกากส่ากลับมาใช้นอกจากจะมีผลช่วยในการปรับค่าพีเอชของน้ำกากส่าที่เข้าสู่ถังหมักกรดแล้ว  
ยังเป็นการนำตะกอนแบคทีเรียจากถังหมักมีเทนกลับมาใช้ใหม่อีกด้วย อย่างไรก็ตาม การเพิ่ม  
อัตราส่วนการสูบน้ำกากส่ากลับมาใช้ไม่ทำให้ประสิทธิภาพของระบบดีขึ้น เป็นที่น่าสังเกตว่า  
ระบบหมักที่ทดลองนี้มีปริมาณกรดไขมันระเหยในน้ำกากส่าที่ออกจากระบบสูงมาก ซึ่งเป็นข้อเสีย  
ของระบบนี้ในการนำไปใช้งานจริง

ความไวต่อการเปลี่ยนแปลงสภาวะแวดล้อม ได้แก่ อุณหภูมิ, pH และปริมาณกรดไขมัน  
ระเหย สำหรับระบบหมักที่ทดลองนั้น จะสูงมากในช่วงเริ่มต้นระบบและที่อัตราการป้อนสาร  
อินทรีย์ 13.05 กก.ซีไอดี/ม.<sup>3</sup>-วัน ซึ่งเป็นช่วงที่เสถียรภาพของระบบต่ำเท่านั้น ส่วนในช่วงที่  
ระบบมีเสถียรภาพสูง พบว่าระบบสามารถทนต่อการเพิ่มปริมาณกรดไขมันระเหยอย่างกระทันหันได้  
โดยประสิทธิภาพของระบบลดลงเพียงเล็กน้อยเท่านั้น

ช่วงอัตราการป้อนสารอินทรีย์ที่เหมาะสมต่อการทำงานของระบบหมักนี้คือ 6.38-10.02

กก.ซีไอดี/ม.<sup>3</sup>-วัน ซึ่งให้ประสิทธิภาพการผลิตก๊าซสูงสุดที่อัตราการป้อนสารอินทรีย์ 6.38 กก.ซีไอดี/ม.<sup>3</sup>-วัน ระยะเวลาที่เก็บในระบบ 9.1 วัน ประสิทธิภาพการลดปริมาณสารอินทรีย์ 52.0 % ประสิทธิภาพในการผลิตก๊าซมีเทน 0.064 ม.<sup>3</sup>/กก.ซีไอดีที่ป้อน หรือ 2.58 ม.<sup>3</sup>/กก.ซีไอดี ที่ถูกกำจัด หรือ 0.87 ม.<sup>3</sup>/ปริมาตรถังหมัก-วัน องค์ประกอบที่เป็นก๊าซมีเทนและอื่น ๆ ในก๊าซที่ผลิตได้เป็น 70.2 % และอัตราการป้อนสารอินทรีย์สูงสุดสำหรับระบบนี้ คือ 10.95 กก.ซีไอดี/ม.<sup>3</sup>-วัน คิดเป็นอัตราการป้อนสารอินทรีย์สำหรับถังหมักกรดและถังหมักมีเทน 143.7 และ 24.7 กก.ซีไอดี/ม.<sup>3</sup>-วัน ตามลำดับ โดยใช้น้ำกากส่าที่มีการเจือจางจากน้ำกากส่าดิบประมาณ 1.8 เท่า (ค่า COD ประมาณ 60,000 มก./ล.)

พิจารณาเปรียบเทียบระบบหมักที่ทดลองกับระบบหมักแบบสองขั้นตอนที่อุณหภูมิตั้งกลาง และระบบหมักยูเอเอสบี แบบขั้นตอนเดียว ที่อุณหภูมิสูง พบว่า ประสิทธิภาพไม่แตกต่างกันมากนัก ดังนั้นในการออกแบบระบบบำบัดเพื่อใช้งานจริง จึงควรพิจารณาถึงความเหมาะสมในการเลือกใช้ ได้แก่ วัตถุประสงค์ในการใช้งานเพื่อลดปริมาณสารอินทรีย์ และ/หรือการผลิตก๊าซชีวภาพ, อัตราส่วนที่เหมาะสมของปริมาตรถังหมักทั้งสองในระบบสองขั้นตอนที่จะทำให้ได้ประสิทธิภาพการบำบัดสูงสุดตามต้องการ นอกจากนี้ยังต้องคำนึงถึงค่าใช้จ่ายในการก่อสร้างและการทำงานของระบบอีกด้วย

#### ข้อเสนอแนะ

1. ศึกษาถึงอัตราส่วนของปริมาตรถังหมักที่เหมาะสม เพื่อให้ได้ประสิทธิภาพสูงสุดตามต้องการ
2. นำเอาตะกอนแบคทีเรียที่หลุดออกจากถังหมักกรดในถังตกตะกอน กลับมาใช้ในถังหมักกรดเพื่อเป็นการเพิ่มปริมาณตะกอนในถังหมัก โดยทำเป็นระบบแอนแอโรบิกคอนแทค
3. ศึกษาถึงการเพิ่มประสิทธิภาพให้กับระบบนี้โดยเน้นที่การลดปริมาณกรดไขมันระเหยในน้ำกากส่าที่ออกจากระบบที่อัตราการป้อนสารอินทรีย์สูง ๆ เช่น การใช้ถังหมักมีเทนต่ออนุกรมเพิ่มเข้าไป เป็นต้น
4. ศึกษาถึงการใช้น้ำกากส่าที่ไม่มีการเจือจาง (ค่า COD ประมาณ 100,000 มก./ล.)

5. ศึกษาถึงสัดส่วนของมีเทนในก๊าซชีวภาพที่ได้ และคุณค่าการเป็นเชื้อเพลิงของก๊าซชีวภาพที่ได้ด้วย