

บทที่ 1



บทนำ

ในปัจจุบันนี้ทั้งจำนวนมนุษย์และกิจกรรมต่าง ๆ ของมนุษย์ท้าให้มีการทิ้งสิ่งต่าง ๆ สู่ธรรมชาติเพิ่มขึ้นในขณะที่ความสามารถของธรรมชาติที่จะรับมีจำกัด จึงจำเป็นต้องจำกัดของเสียที่เข้า เจือปนกับธรรมชาติให้อุดในปริมาณที่ธรรมชาติสามารถกำจัด เองได้หรือเข้า เจือปนกับธรรมชาติในปริมาณที่ไม่เกิดอันตราย สารอินทรีย์ในน้ำทึ้ง เป็นต้นเหตุสาเหตุอย่างหนึ่งที่ทำให้ธรรมชาติเสียหาย ริชิก้าจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งก่อนจะทิ้งลงสู่ธรรมชาติมีผลดี แต่ละวิธีมีความเหมาะสมในการใช้แตกต่างกัน ริชิก้าจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งทางซีวะวิทยาเป็นรากที่เข้ากันมากที่สุด

การกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งทางซีวะวิทยาสามารถแบ่งตามดังนี้  
ของจุลชีพในระบบกำจัดได้ 2 ระบบ คือ ระบบชีออกซิเจนอิสระ (Aerobic Process)  
ซึ่งใช้จุลชีพชนิดที่ต้องการออกซิเจนอิสระในการดำรงชีพ การกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งของระบบนี้เหมาะสมที่จะใช้กับน้ำทึ้งที่มีค่า B.C.D. ไม่เกินประมาณ 3,000 กรัมต่อลูกบาศก์เมตร และระบบไม่ชีออกซิเจนอิสระ (Anaerobic Process) ซึ่งใช้จุลชีพชนิดไม่ต้องใช้ออกซิเจนอิสระในการดำรงชีพ แต่ระบบกำจัดแบบนี้เหมาะสมที่จะใช้กับประเทศในเขตวัฒนธรรม เช่น ประเทศไทย  
ระบบกำจัดแบบนี้เป็นวิธีที่ประหยัดและมีมูลค่า คือ

1. ไม่ต้องเสียพลังงานในการเพิ่มอุณหภูมิให้กับระบบกำจัด เช่น เตียวกับประเทศในเขตหนาว ระบบมีความสามารถทำงานได้ เมื่ออุณหภูมิภายนอก เป็นอุณหภูมิบรรยายกาศประมาณ 30-38 องศาเซลเซียส
2. ไม่ต้องเสียพลังงานในการเติมอากาศให้กับระบบกำจัด เพราะไม่ต้องการออกซิเจนอิสระ

3. ความต้องการอาหารเสริม (Nutrient) น้อยกว่าระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบใช้ออกซิเจนอิสระ (Aerobic Treatment) เพราะระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบใช้ออกซิเจนอิสระต้องการ  $B.O.D_{L} : N : P$  ประมาณเท่ากับ  $100 : 5 : 1$  แต่ระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระต้องการ  $B.O.D_{L} : N : P$  ประมาณเท่ากับ  $100 : 1.1 : 0.2$

4. ผลผลอยได้คือ แก๊สเมเทน ซึ่งนำไปใช้เป็นเชื้อเพลิงได้

5. ลดปัญหาการกำจัดกากกะgon เนื่องจากสารอินทรีย์ที่ถูกย่อยลายจะเปลี่ยนเป็นมวลของจุลชีพประมาณร้อยละ 10-20 ในขณะที่ระบบใช้ออกซิเจนอิสระสารอินทรีย์ที่ถูกย่อยลายจะเปลี่ยนเป็นมวลของจุลชีพประมาณร้อยละ 50

นอกจากข้อดีแล้วการกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระก็มีข้อเสียที่สำคัญคือ

1. จุลชีพเจริญเติบโตช้าจึงต้องใช้ระยะเวลาในการเริ่มเติบโตจุลชีพ (Start up) นาน

2. ระบบกำจัดปรับตัวได้ไม่ติดต่อการเปลี่ยนแปลงของปริมาณน้ำทึบ ปริมาณสารอินทรีย์ อุณหภูมิและสภาวะแวดล้อมอื่น ๆ

3. น้ำทึบที่ออกจากระบบกำจัดมีกลิ่นเหม็นและมีสีดำ เนื่องจากผลิตผลของการกำจัดมีแก๊สไฮโดรเจนซัลไฟฟ์ซึ่งมีกลิ่นและแก๊สไฮโดรเจนซัลไฟฟ์นี้สามารถทำปฏิกิริยา กับสารประกอบของโลหะต่างๆ ในน้ำทึบทำให้เกิดสารประกอบที่มีสีดำ

ด้วยร่างไรงค์ที่ระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระยังคงเป็นระบบที่น่าสนใจมาก เพราะต้องการพลังงานต่ำ ระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระมีหลายแบบ แต่ละแบบมีความเหมาะสมในการใช้แตกต่างกัน คือ

บ่อหมัก (Anaerobic Lagoons) เป็นระบบการกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระที่ง่ายที่สุด อาทิตย์ธรรมชาติมากที่สุด ตัวบ่อหมัก เป็นบ่อคืนมีความลึก 2-3 เมตร น้ำทึบจะใช้เวลาอยู่ในบ่อหมักนานประมาณ 10-30 วัน ในระหว่างที่น้ำทึบอยู่ในบ่อหมักสารอินทรีย์ในน้ำทึบจะถูกจุลชีพแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระย่อยสลาย ระบบนี้เหมาะสมที่จะใช้ในการฟื้นฟูคืนราศีจาก

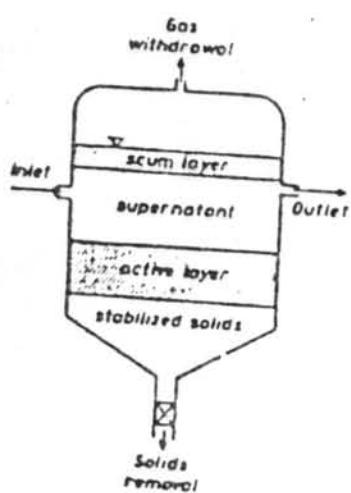
ถังหมักธรรมด้า (Conventional Anaerobic Digestion) เป็นระบบที่ใช้แพรวทหลายในการย่อยสลายหากตะกอนจากระบบแอดกทิเวท เท็ด สลัตต์ (Activated Sludge) ระบบกำจัดประกอบด้วยถังปฏิกิริยา ถังส่วนใหญ่เป็นถังคอนกรีตมีฝาปิดเพื่อเก็บความร้อน กลิ่น และแก๊ส บนฝามีทางระบายน้ำที่เกิดขึ้น ระบบถังหมักธรรมด้ามี 2 แบบ คือ

ก. ถังหมักชนิดอัตรา กำจัดช้า (Low Rate Anaerobic Digestion) ภายในถังไม่มีเครื่องกวน ถังแบบนี้มีการสั่นสะเทือน (Short Circuit) มาก (รูปที่ 1.1)

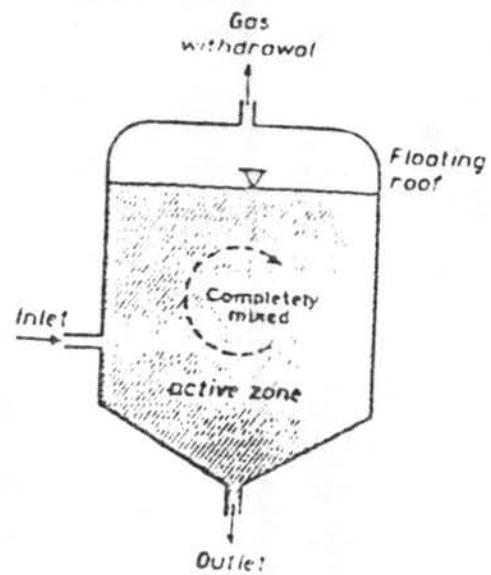
ข. ถังหมักชนิดอัตราการกำจัดเร็ว (High Rate Anaerobic Digestion) ภายในถังมีเครื่องกวนเพื่อให้เกิดการผสมอย่างทั่วถึง (Completely Mixed, รูปที่ 1.2) ในถังแบบนี้มีการสั่นสะเทือนอย่างทำให้ระบายน้ำ เก็บกักน้ำทึบที่จำเป็นอย่างลงและประสิทธิภาพติกว่าชนิดอัตรากำจัดช้า แต่ถังหมักชนิดนี้ก่อนที่จะทิ้งน้ำทึบจะเป็นต้องมีการแยกตะกอนจุลชีพออกจากน้ำทึบก่อน

ระบบถังหมักธรรมด้าทั้ง 2 แบบ มีได้น้ำตะกอนจุลชีพกลับมาใช้อีก เมื่อจากการเชริญเติบโตของจุลชีพชนิดไม่ใช้ออกซิเจนอิสระข้ามกัน ดังนั้น ต้องการระยะเวลาเก็บกักน้ำนานประมาณ 10-30 วัน

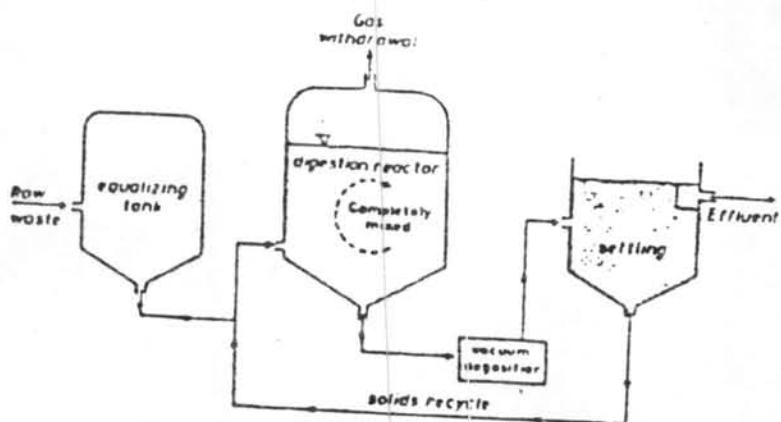
ถังหมักแบบสัมผัส (Anaerobic Contact หรือ Anaerobic Activated Sludge) เป็นถังหมักที่ตัดแบลล์จากถังหมักชนิดอัตรากำจัดเร็วโดยการเพิ่มระบบแยกตะกอนจุลชีพออกจากน้ำทึบที่ออกจากการปฏิกิริยาแล้วนำตะกอนจุลชีพเหล่านั้นกลับไปใช้อีก (รูปที่ 1.3)



รูปที่ 1.1 Low-rate anaerobic  
digestion system



รูปที่ 1.2 High-rate anaerobic  
digestion systems.



Anaerobic contact process.

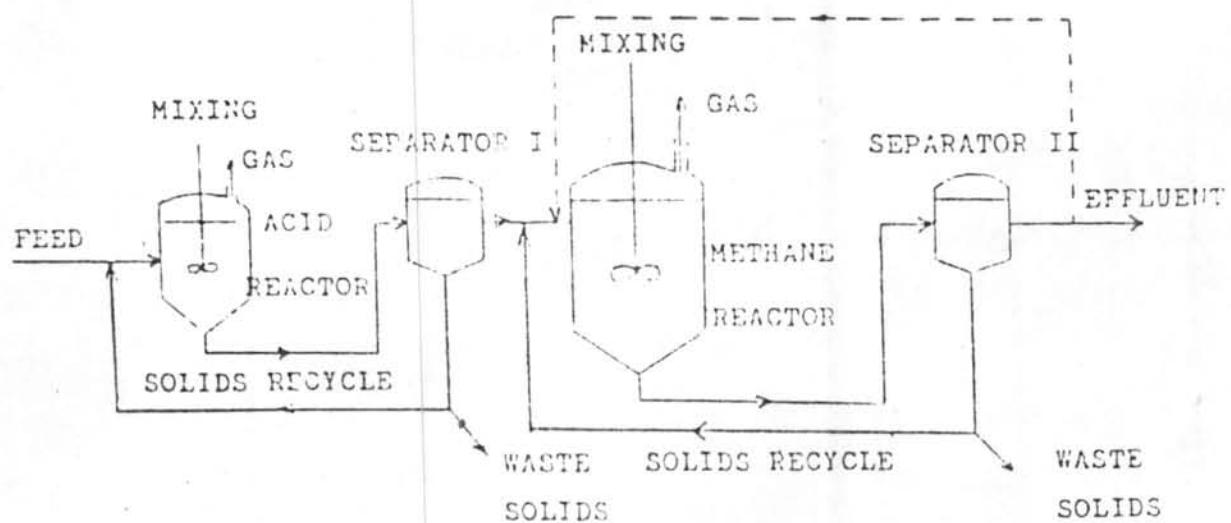
รูปที่ 1.3 ระบบถังหมักแบบสัมผัส (Anaerobic Contact Process หรือ  
Anaerobic Activated Sludge Process) (Young และ McCarty,  
1969)

ท่าให้ระบบกำจัดมีตะกอนจลนชีพในระบบมากขึ้น สามารถลดขนาดของถังปฏิกริยาลงได้มาก แต่ เมื่อออกจากตะกอนจลนชีพของระบบถังหมักจะมีแกส เกase ติดอยู่และพาตะกอนจลนชีพลอยขึ้นจึงต้องแยก แกสออก เสียก่อนที่จะทำการแยกตะกอนจลนชีพออกจากน้ำทึบหรือใช้เครื่องมือกลในการแยกตะกอน ระบบนี้ใช้แพร์ทลายในการกำจัดน้ำทึบจากโรงงานอุตสาหกรรม

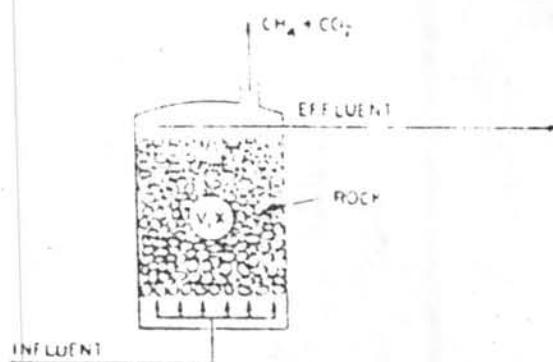
ระบบสองแอนแอโรบิก (Two Phase Anaerobic Digestion) เป็นการแยกถังหมักออกเป็น 2 ส่วนตามลักษณะการทำงานของจลนชีพแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระ เพื่อความสะดวกในการควบคุมสภาวะแวดล้อมให้เหมาะสมกับจลนชีพแต่ละชนิด (รูปที่ 1.4) Ghosh (1975) ได้ทำการทดลอง พบร่วมสามารถลดขนาดถังปฏิกริยาลงได้ สามารถลดค่าก่อสร้าง แกลมีเทน เกิดขึ้นมากกว่าและง่ายต่อการควบคุมสภาวะแวดล้อมแต่ต้องใช้ผู้ช่วยงานควบคุมและต้องใช้เครื่องมือเพิ่มขึ้นอีกมาก

ระบบเครื่องกรองแอนแอโรบิก (Anaerobic Filter) เป็นระบบที่ใช้เครื่องมือ น้อย ควบคุมการทำงานง่าย ระบบกำจัดประกอบด้วยถังรูปทรงกระบอกมีฝาปิดสนิทที่ฝาเมียระบบ แกส ภายในถังมีตัวกรอง (Filter Media) บรรจุอยู่ ลักษณะของตัวกรองต้องมีช่องว่างพอ สมควร เพื่อให้น้ำและตะกอนไหลผ่านได้และต้องคงทนต่อการกัดกร่อน ตัวกรองนี้ช่วยกระเจียกการ ไหลของน้ำที่เข้าระบบกำจัดให้สมสัมพันธ์กับจลนชีพอย่างทั่วถึงและแยกแกสจากตะกอนจลนชีพทำให้ตะกอน จลนชีพถูกกักอยู่ในระบบ การไหลของน้ำทึบเข้าในระบบเป็นแบบปลั๊กฟล (Plug Flow, รูปที่ 1.5) ระบบเครื่องกรองแอนแอโรบิกมีข้อตีกิจว่าระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึบแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระยื่น ๆ ศิษ

1. ขนาดของเครื่องมือไม่ใหญ่มาก เพราะมีอัตราการรับสารอินทรีย์ (Organic Loading) ประมาณ 3-10 กก. C.O.D. ต่อ ลบ.ม. ต่อวัน ซึ่งสูงเท่ากับระบบที่ใช้เครื่องมือมาก
2. ไม่ต้องใช้พัลส์งานในการกวน



รูปที่ 1.4 TWO-PHASE ANAEROBIC DIGESTION PROCESS



รูปที่ 1.5 ANAEROBIC FILTER PROCESS

3. ไม่ต้องใช้พัสดุงานในการเรียนกลับตะกอนจุลทรรศ

4. ตะกอนจุลทรรศที่ออกมากันน้ำที่ออกจากระบบเครื่องกรองแอนด์โรบิค สามารถน้ำมาแยกตะกอนด้วยวิธีดักตะกอนโดยไม่ต้องน้ำที่ออกจากระบบไปแยกแกงสองอ ก่อน

5. การทำงานของระบบก้าจัดควบคุมได้ง่าย เมื่อจากมีเครื่องมืออยู่

ระบบเครื่องกรองแอนด์โรบิค เป็นระบบกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระ ที่มีข้อดีกว่าระบบก้าจัดแบบไม่ใช้ออกซิเจนอิสระอื่น ๆ ดังกล่าวแล้ว แต่จากการศึกษาการวิจัยที่ผ่านมา เครื่องกรองแอนด์โรบิคใช้ความสูงไม่มากนักในการกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งประมาณ 0.30-0.60 เมตร และมีข้อเสนอแนะให้ใช้ความสูงของตัวกรอง 1.00-1.80 เมตร ทำให้การใช้เครื่องกรองแอนด์โรบิคกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งต้องใช้พื้นที่มาก นอกจานั้น เครื่องกรองแอนด์โรบิคยังไม่เหมาะสมที่จะใช้กำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งที่มีสารอินทรีย์สูง (McCarf and Eddy, 1974) ลักษณะ แต่การทดลองที่ผ่านมา มีข้อมูลไม่เพียงพอที่จะสนับสนุนข้อสรุปดังกล่าว จึงสมควรที่จะศึกษาการใช้เครื่องกรองแอนด์โรบิคที่มีความสูงมากกว่าที่ในการกำจัดสารอินทรีย์ในน้ำทึ้ง เพื่อประยุกต์พื้นที่ในการก่อสร้างได้และศึกษาข้อดีข้อด้อยของความเข้มข้นของสารอินทรีย์ในน้ำทึ้งที่ เครื่องกรองแอนด์โรบิคสามารถกำจัดได้