

การควบคุมและระบบบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่ง (Activated Sludge Process)

กลุ่มงานสารสนเทศสิ่งแวดล้อม
สำนักงานสิ่งแวดล้อมภาคที่ 11(นครราชสีมา)

ระบบบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่ง (Activated Sludge) เป็นระบบบำบัดน้ำเสียที่มีประสิทธิภาพสูง ในการบำบัดน้ำเสียที่มีองค์ประกอบหลักเป็นสารอินทรีย์ ปัจจุบันมีการใช้บำบัดน้ำเสียในโรงงานอุตสาหกรรม ประเภทต่างๆเป็นจำนวนมาก และใช้ในการบำบัดน้ำเสียจากชุมชนบางแห่ง น้ำเสียจากโรงพยาบาล และอาคารประกอบการต่างๆ เช่น โรงแรม ห้างสรรพสินค้า เป็นต้น โดยใช้จุลินทรีย์ในการย่อยสลายความสกปรกในน้ำเสีย ซึ่งต้องมีการควบคุมสภาวะที่เหมาะสมให้กับแบคทีเรียแบบใช้อากาศ ในการควบคุมระบบบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่งให้มีประสิทธิภาพสูงที่สุดนั้น มีพารามิเตอร์ที่สำคัญในการควบคุมระบบดังนี้

- 1) ค่าอัตราส่วนอาหารต่อปริมาณจุลินทรีย์ในระบบ(Food-to Microorganism ratios :F/M Ratios)
- 2)ระยะเวลาที่น้ำเสียอยู่ในถังเติมอากาศ (Hydraulic retention time,HRT)
- 3) อัตราการบรรทุกทุกสารอินทรีย์ (Volumetric Loading ,VL)
- 4) อายุตะกอน
- 5) การควบคุมอัตราการทิ้งตะกอนส่วนเกิน
6. การตรวจสอบที่เห็นได้

1)วิธีควบคุมค่าอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์

ปริมาณตะกอนจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศที่จะทำงานได้ดีนั้น ต้องมีปริมาณอาหาร(สารอินทรีย์ในน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ)ที่พอเหมาะ ซึ่งจะควบคุมได้โดยการรักษาอัตราส่วนของน้ำหนักบีโอดีที่เข้าสู่ระบบต่อน้ำหนักของตะกอนจุลินทรีย์ซึ่งวัดในรูปของตะกอนแขวนลอย((Mixed Liquor Suspended Solids: MLSS) หรือตะกอนแขวนลอยระเหย ((Mixed Liquor Volatile Suspended Solids: MLVSS)ให้มีค่าคงที่ตามที่ต้องการ และเรียกค่าที่ใช้ควบคุมนี้ว่า อัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์(Food to Microorganism Ratio,:F/M) ซึ่งค่าF/M ratio สำหรับระบบตะกอนเร่งโดยทั่วไปมีค่าอยู่ในช่วง **0.2-0.4 ต่อวัน**

$$\begin{aligned}\text{อัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์} &= \frac{\text{น้ำหนักของสารอินทรีย์ที่เข้าสู่ระบบต่อวัน}}{\text{น้ำหนักของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ}} \\ &= \frac{\text{น้ำหนักของบีโอดีที่เข้าระบบ (กิโลกรัม/วัน)}}{\text{น้ำหนักของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ(กิโลกรัม)}} \\ &= \frac{\text{BOD X Flow}}{\text{MLSS X V}}\end{aligned}$$

$$= \frac{\text{ความเข้มข้นของบีโอดี(มก./ล) ที่เข้าระบบ} \times \text{อัตราการไหลของน้ำเสีย (ลบม./วัน)}}{\text{ปริมาตรถังเติมอากาศ(ลบม.)} \times \text{ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ(MLSS)(มก./ล)}$$

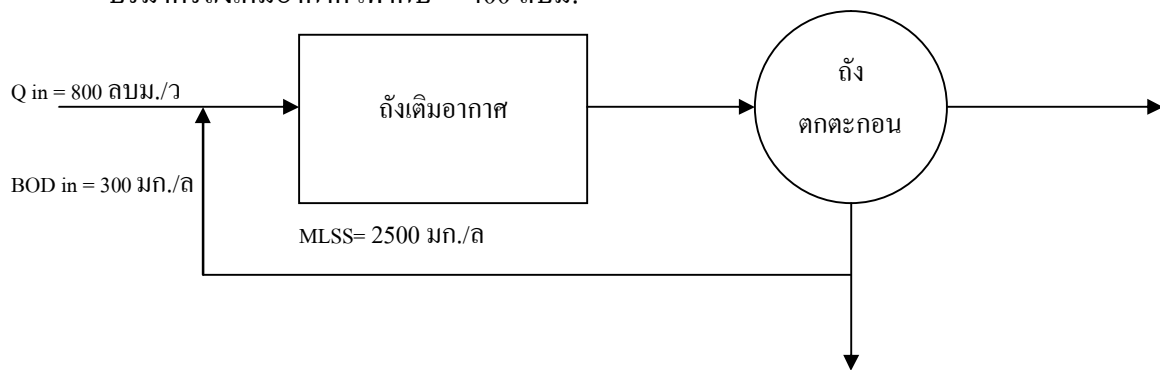
ตัวอย่างที่ 1 ให้คำนวณค่าอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์ตามข้อมูลต่อไปนี้

อัตราการไหลของน้ำเสียเข้าระบบเท่ากับ 800 ลบ.ม./วัน

ความเข้มข้นของบีโอดีที่เข้าสู่ระบบ เท่ากับ 300 มก./ล.

ค่าความเข้มข้นของตะกอนจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ(MLSS) เท่ากับ 2500 มก./ล

ปริมาตรถังเติมอากาศ เท่ากับ = 400 ลบม.



$$\text{อัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์} = \frac{\text{น้ำหนักของสารอินทรีย์ที่เข้าสู่ระบบต่อวัน}}{\text{น้ำหนักของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ}}$$

$$= \frac{\text{บีโอดี(มก./ล) } \times \text{อัตราการไหลของน้ำเสีย (ลบม./วัน)}}{\text{ปริมาตรถังเติมอากาศ(ลบม.)} \times \text{ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ(MLSS)(มก./ล)}$$

$$\text{น้ำหนักของสารอินทรีย์ที่เข้าสู่ระบบต่อวันเท่ากับ} = 800 \text{ ลบม./ว.} \times 300 \text{ มก./ล.} \times \frac{1 \text{ กก.}}{10^6 \text{ มก.}} \times \frac{10^3 \text{ ล.}}{\text{ลบม.}}$$

$$= 240 \text{ กก./ว}$$

$$\text{น้ำหนักของจุลินทรีย์ในถังเติมอากาศ} = 400 \text{ ลบม.} \times 2500 \text{ มก./ล} \times \frac{1 \text{ กก.}}{10^6 \text{ มก.}} \times \frac{10^3 \text{ ล.}}{\text{ลบม.}} = 1,000 \text{ กก.}$$

$$\text{ดังนั้น F/M ratio} = \frac{240 \text{ กก./ว}}{1000 \text{ กก.}} = \frac{0.24 \text{ กก. บีโอดี}}{\text{กก.MLSS -วัน}}$$

หมายเหตุ การคำนวณค่า F/M ratio สามารถใช้ได้ทั้งค่า MLSS และ MLVSS โดย MLVSS/MLSS หมายถึงอัตราส่วนของน้ำหนักจุลินทรีย์ต่อน้ำหนักของของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ โดยมีค่าประมาณ 0.8 ขึ้นกับผู้ออกแบบระบบจะกำหนดเป็นค่า MLVSS หรือ MLSS

2. ระยะเวลาที่น้ำ (Hydraulic retention time ,HRT) ขนาดของถังเติมอากาศจะมีผลต่อระยะเวลาที่น้ำในระบบที่มีระยะเวลาที่น้ำที่เหมาะสมจะช่วยให้จุลินทรีย์สามารถย่อยสลายสารอินทรีย์ได้จนถึงที่สุด ถ้ามีระยะเวลาที่น้ำสั้นเกินไป จะทำให้ค่าบีโอดีในน้ำที่มีค่าสูง และหากระยะเวลาที่น้ำมีระยะเวลานานเกินไป จะเป็นการสิ้นเปลืองค่าใช้จ่ายในการเติมอากาศ ค่าที่เหมาะสม **อยู่ในช่วง 6-12 ชั่วโมง** มีค่าเท่ากับ ปริมาตรของถังเติมอากาศ หารด้วยปริมาณของน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบต่อวัน

$$HRT = \frac{\text{ปริมาตรถังเติมอากาศ (ลบม.)}}{\text{ปริมาณน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบต่อวัน(ลบม.วัน)}}$$

ตัวอย่างที่ 2 จากตัวอย่างที่ 1 ค่า HRT เท่ากับ $\frac{400 \text{ ลบม.}}{800 \text{ ลบม./วัน}} \times \frac{24 \text{ ชม.}}{\text{วัน}} = 12 \text{ ชม.}$

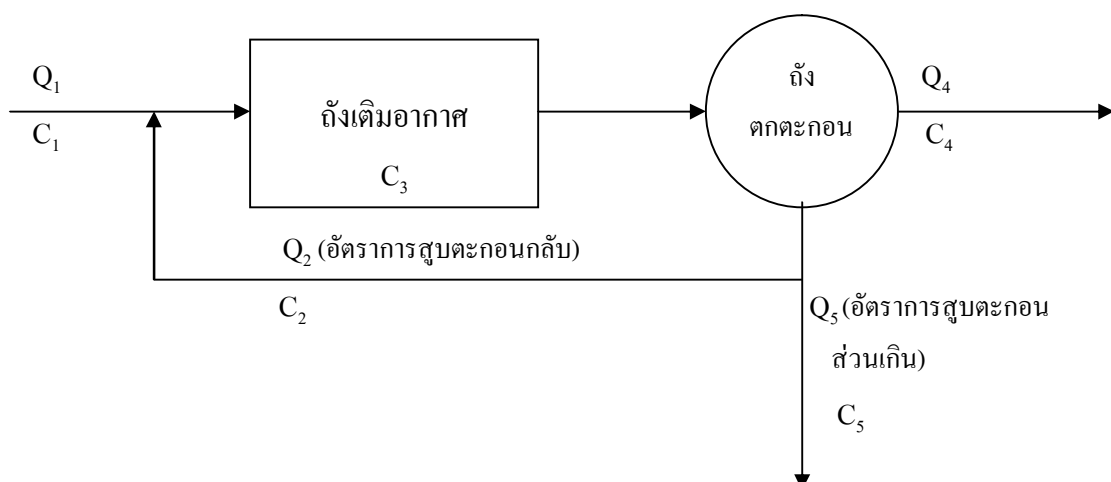
3. อัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ (Volumetric Loading ,VL) หมายถึงปริมาณสารอินทรีย์ที่เข้าสู่ระบบต่อปริมาตรของถังเติมอากาศ โดยมีค่าที่เหมาะสม **อยู่ในช่วง 0.3-0.6 กก.บีโอดี/วัน/ลบม.**

$$\text{อัตราการบรรทุกสารอินทรีย์} = \frac{\text{น้ำหนักของสารอินทรีย์ที่เข้าสู่ระบบ (กก./วัน)}}{\text{ปริมาตรของถังเติมอากาศ}}$$

ตัวอย่างที่ 3 จากตัวอย่างที่ 1 อัตราการบรรทุกสารอินทรีย์ = $\frac{240 \text{ กก./ว.}}{400 \text{ ลบม.}} = 0.6 \text{ กก.บีโอดี/วัน/ลบม.}$

4. อายุตะกอน หมายถึง ระยะเวลาที่จุลินทรีย์อยู่ในถังเติมอากาศ(Mean Cell Residence Time) สามารถคำนวณได้จากอัตราส่วนน้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศต่อน้ำหนักของแข็งแขวนลอยที่ระบายออกจากระบบในแต่ละวัน ค่าอายุตะกอนควรมีค่าอยู่ในช่วง **5-15 วัน** ซึ่งสามารถเขียนเป็นสมการได้ดังนี้

$$\text{อายุตะกอน (วัน)} = \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ (กก.)}}{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยที่ออกจากระบบต่อวัน(กก./วัน)}}$$



$$\text{ค่าอายุตะกอน} = \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ (กก.)}}{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในท่อสูบน้ำทิ้ง + ค่าของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้งจากระบบ}}$$

$$= \frac{C_3 \times V}{(C_5 \times Q_5) + (C_4 \times Q_4)}$$

โดย

- C_3 = MLSS ในถังเติมอากาศ
- V = ปริมาตรถังเติมอากาศ
- C_1 = ความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยในน้ำเสียที่เข้าระบบ
- Q_1 = อัตราการไหลของน้ำเสียที่เข้าระบบ
- C_2 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในท่อสูบน้ำทิ้ง
- Q_2 = อัตราการสูบน้ำทิ้ง
- Q_4 = อัตราไหลของน้ำทิ้งจากระบบ
- C_5 = ความเข้มข้นของตะกอนส่วนเกิน
- Q_5 = อัตราการสูบน้ำทิ้งส่วนเกิน

ตัวอย่างที่ 4

จงคำนวณค่าอายุตะกอนจากข้อมูลต่อไปนี้	
อัตราการไหลของน้ำเสียที่เข้าระบบ เท่ากับ	1,500 ลบ.ม./วัน (Q_1 และ Q_4)
ค่า MLSS ในถังเติมอากาศเท่ากับ	3,000 มก./ล. (C_3)
ค่า SS ในน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ เท่ากับ	30 มก./ล. (C_4)
ค่า SS ในท่อสูบน้ำทิ้ง เท่ากับ	10,000 มก./ล. (C_2 และ C_5)
อัตราการสูบน้ำทิ้งเท่ากับ	200 ลบ.ม. (Q_2)
อัตราการสูบน้ำทิ้งส่วนเกินไปทิ้งเท่ากับ	20 ลบ.ม./วัน (Q_5)
ปริมาตรถังเติมอากาศเท่ากับ	700 ลบ.ม. (V)

$$\text{อายุตะกอน (วัน)} = \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ (กก.)}}{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยที่ออกจากระบบต่อวัน (กก./วัน)}}$$

$$= \frac{C_3 \times V}{(C_5 \times Q_5) + (C_4 \times Q_4)}$$

$$\text{อายุตะกอน (วัน)} = \frac{3,000 \text{ มก./ล.} \times 700 \text{ ลบ.ม.}}{(10,000 \text{ มก./ล.} \times 20 \text{ ลบ.ม./วัน}) + (30 \text{ มก./ล.} \times 1,500 \text{ ลบ.ม./วัน})}$$

$$= \frac{3,000 \times 700}{(10,000 \times 20) + (30 \times 1,500)}$$

เท่ากับ 8.57 วัน

ดังนั้น อายุตะกอนเท่ากับ 9 วัน

5) การควบคุมอัตราการทิ้งตะกอน

การควบคุมอัตราการทิ้งสลัดจ์หรือตะกอนส่วนเกินของระบบสามารถคำนวณได้หลายวิธี

- (1) คำนวณจากอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์
- (2) คำนวณจากค่าอายุตะกอน
- (3) คำนวณจากดุลมวลสาร(Mass Balance)

(1)การคำนวณจากอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์ โดยทั่วไประบบบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่งในแต่ ละแห่งผู้ออกแบบจะกำหนดค่าที่เหมาะสมไว้ ซึ่งสามารถคำนวณกลับหาค่า MLSS ได้ จากสูตร

$$F/M \text{ Ratios} = \text{BOD} \times \text{Flow} / \text{MLSS} \times V$$

$$\text{ดังนั้น MLSS} = \text{BOD} \times \text{Flow} / F/M \text{ ratios} \times V$$

--กรณีพบว่า ค่า MLSS จากการคำนวณมีค่าน้อยกว่า ค่า MLSS ที่ได้จากการวิเคราะห์ค่าสารแขวนลอย (SS.)ในถังเติมอากาศ แสดงว่ามีสลัดจ์ หรือตะกอนส่วนเกิน

--กรณีพบว่า ค่า MLSS จากการคำนวณมีค่ามากกว่า ค่า MLSS ที่ได้จากการวิเคราะห์ค่าสารแขวนลอย (SS.)ในถังเติมอากาศ แสดงว่าไม่มีตะกอนส่วนเกิน โดยคำนวณได้ดังนี้

$$\text{น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน(กก.)} = \text{ผลต่าง MLSS} \times \text{ปริมาตรถังเติมอากาศ}$$

ถ้าต้องการคำนวณปริมาณของตะกอนส่วนเกินจากน้ำหนักดังกล่าวจะคำนวณได้จาก

$$\text{ปริมาณตะกอนส่วนเกิน} = \frac{\text{น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน}}{\text{ความเข้มข้นของตะกอนในท่อสูบลกลับ}}$$

ตัวอย่างที่ 5 จงคำนวณค่าอายุตะกอนจากข้อมูลต่อไปนี้

กำหนดค่า F/M เท่ากับ	0.2 กก.บีโอดี/กก. MLSS-วัน)
ค่า MLSS ในถังเติมอากาศเท่ากับ	2,500 มก./ล.
อัตราการไหลของน้ำเสียที่เข้าระบบ เท่ากับ	1,000 ลบ.ม./วัน
ความเข้มข้นของบีโอดีที่เข้าสู่ระบบ เท่ากับ	200 มก./ล.
ค่า SS ในท่อสูบลกลับ เท่ากับ	10,000 มก./ล.
ปริมาตรถังเติมอากาศเท่ากับ	500 ลบ.ม.(V)

วิธีคำนวณ $F/M = \frac{\text{ค่าบีโอดีที่เข้าสู่ระบบต่อวัน}}{\text{ค่า MLSS}}$

ค่าของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ

$$0.2 = \frac{200 \text{ มก./ล} \times 1000 \text{ ลบม./วัน}}{\text{MLSS (มก./ล.)} \times 500 \text{ ลบ.ม.}}$$

$$\text{ดังนั้น MLSS (มก./ล.)} = \frac{200 \times 1000}{0.2 \times 500} = 2000 \text{ มก./ล}$$

จากโจทย์ค่า MLSS ในถังเติมอากาศเท่ากับ 2500 มก./ล

ผลต่าง MLSS เท่ากับ $2500 - 2000 = 500$ มก/ล

$$\begin{aligned} \text{ดังนั้น น้ำหนักของ MLSS ที่ต้องทิ้ง} &= 500 \text{ มก/ล} \cdot 500 \text{ ลบม./วัน} \times \frac{\text{กก.}}{10^6 \text{ มก.}} \times \frac{10^3 \text{ ล.}}{\text{ลบม.}} \\ &= 250 \text{ กก.} \end{aligned}$$

$$\text{ปริมาตรตะกอนที่ต้องทิ้ง} = \frac{250 \text{ กก.}}{\text{ค่า SS ในท่อสูบตะกอนกลับ}}$$

$$\text{เท่ากับ} \frac{250 \text{ กก.}}{10,000 \text{ มก./ล.}} \times \frac{10^6 \text{ มก.} \times \text{ลบม.}}{\text{กก.} \cdot 10^3 \text{ ล.}} = 25 \text{ ลบม.}$$

(2) จำนวนจากอายุตะกอน

$$\begin{aligned} \text{จากสูตร ค่าอายุตะกอน} &= \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ (กก.)}}{\text{น้ำหนักของของแข็งแขวนลอยที่ออกจากระบบต่อวัน}} \\ &= \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ (กก.)}}{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในท่อสูบตะกอนทิ้ง} + \text{ค่าของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้งจากระบบ}} \end{aligned}$$

$$\text{ดังนั้น น้ำหนักของแข็งแขวนลอยที่ออกจากระบบต่อวัน} = \frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ}}{\text{อายุตะกอน}}$$

$$\text{น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน} = \text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอยที่ออกจากระบบ} - \text{ค่าของแข็งแขวนลอยในน้ำทิ้ง}$$

$$\text{ปริมาณตะกอนส่วนเกิน} = \frac{\text{น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน}}{\text{ความเข้มข้นตะกอนส่วนเกิน}}$$

ตัวอย่างที่ 6 จงคำนวณปริมาณตะกอนส่วนเกินจากข้อมูลต่อไปนี้

ค่าอายุตะกอนเท่ากับ	10 วัน
อัตราการไหลของน้ำเสียที่เข้าระบบ เท่ากับ	1,000 ลบ.ม./วัน
ค่า MLSS ในถังเติมอากาศเท่ากับ	2,500 มก./ล.

ค่า SS ตะกอนส่วนเกินในท่อสูบน้ำตะกอนกลับ เท่ากับ	10,000 มก./ล.
ค่า SS ในน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ เท่ากับ	30 มก./ล.
ปริมาตรถังเติมอากาศเท่ากับ	500 ลบ.ม.

น้ำหนักของแข็งแขวนลอย(SS)ที่ออกจากระบบต่อวัน = $\frac{\text{น้ำหนักของแข็งแขวนลอย(SS)ในถังเติมอากาศ}}{\text{อายุตะกอน}}$

$$\text{เท่ากับ } \frac{2500 \text{ มก./ล} \times 500 \text{ ลบ.ม.} \times \frac{\text{กก.}}{10^6 \text{ มก.}} \times \frac{10^3 \text{ ล.}}{\text{ลบ.ม.}}}{10 \text{ วัน}} = 125 \text{ กก./วัน}$$

น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน = น้ำหนัก SS ออกจากระบบ - น้ำหนัก SS ในน้ำทิ้งจากระบบ

$$= 125 \text{ กก./วัน} - (30 \text{ มก./ล} \times 1000 \text{ ลบ.ม./วัน} \times \frac{\text{กก.}}{10^6 \text{ มก.}} \times \frac{10^3 \text{ ล.}}{\text{ลบ.ม.}})$$

$$= 125 - 30 \text{ กก./วัน} = 95 \text{ กก./วัน}$$

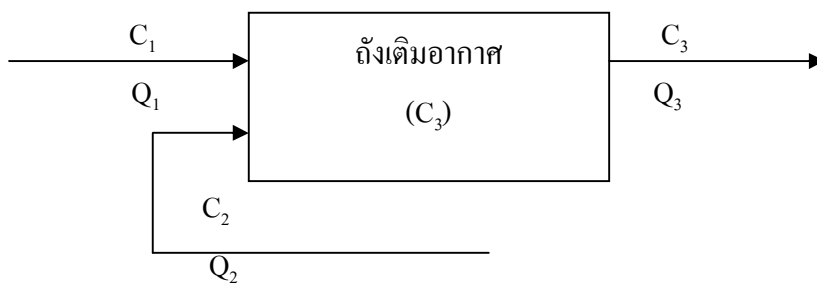
ปริมาณตะกอนส่วนเกิน = $\frac{\text{น้ำหนักตะกอนส่วนเกิน}}{\text{ความเข้มข้นตะกอนส่วนเกิน}}$

$$= \frac{95 \text{ กก./วัน} \times 10^6 \text{ มก.} \times \text{ลบ.ม.}}{10000 \text{ มก./ล.} \times \frac{\text{กก.}}{10^3 \text{ ล.}}} = 9.5 \text{ ลบ.ม./วัน}$$

ดังนั้น ปริมาณตะกอนส่วนเกิน เท่ากับ 9.5 ลบ.ม./วัน

(3) คำนวณจากดุลมวลสาร

-ดุลมวลสารในถังเติมอากาศ



จากภาพ สมการดุลมวลสารในถังเติมอากาศ

มวลสารที่ออกจากถังเติมอากาศ = มวลสารทั้งหมดที่เข้าสู่ถังเติมอากาศ

$$(C_3 \times Q_3) = (C_2 \times Q_2) + (C_1 \times Q_1)$$

โดย

C_1 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ

C_3 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยที่ออกจากถังเติมอากาศ

Q_1 = ปริมาณน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ

Q_3 = อัตราน้ำล้นจากถังเดิมอากาศ($Q_1 + Q_2$)
 C_2 = ความเข้มข้นของแขวนลอยในท่อสูบลับ
 Q_2 = อัตราการสูบลับย้อนกลับไปยังถังเดิมอากาศ

ตัวอย่างที่ 7 จงคำนวณอัตราการสูบลับย้อนกลับจากข้อมูลต่อไปนี้

ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ	เท่ากับ 200 มก./ล.
MLSS ในถังเดิมอากาศ	เท่ากับ 2,500 มก./ล
อัตราไหลของน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ	เท่ากับ 1,000 ลบม./วัน
ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในท่อสูบลับ	เท่ากับ 10,000 มก./ล
ปริมาตรถังเดิมอากาศ	เท่ากับ 500 ลบ.ม.

จากสูตร $(C_3 \times Q_3) = (C_2 \times Q_2) + (C_1 \times Q_1)$

แทนค่า $2500 \text{ มก./ล.} \times (1,000 \text{ ลบ.ม./วัน} + Q_2) = (200 \text{ มก./ล.} \times 1,000 \text{ ลบ.ม./วัน}) + (10,000 \text{ มก./ล.} \times Q_2)$

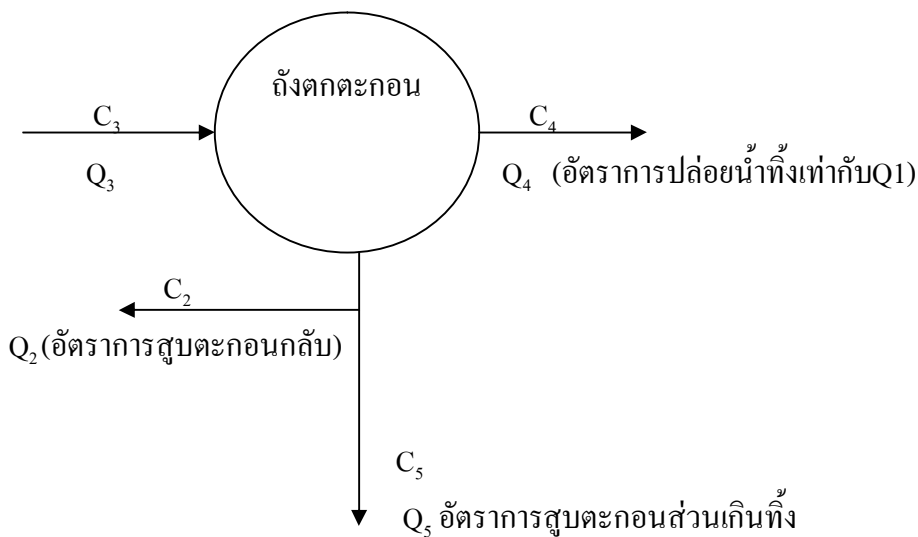
$$2.5 (1000 + Q_2) = 200 + 10Q_2$$

$$7.5Q_2 = 2300$$

$$Q_2 = 306.67 \text{ ลบ.ม./วัน}$$

ดังนั้น อัตราการสูบลับย้อนกลับมายังถังเดิมอากาศเท่ากับ 307 ลบ.ม./วัน

-ชุดมวลสารในถังตกตะกอน



จากภาพ มวลสารที่ เข้าสู่ถังตกตะกอน = มวลสารทั้งหมดที่ออกจากถังตกตะกอน

$$(C_3 \times Q_3) = (C_4 \times Q_4) + (C_2 \times Q_2) + (C_5 \times Q_5)$$

โดย

C_3 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยที่ออกจากถังเดิมอากาศซึ่ง = MLSS ในถังเดิมอากาศ

Q_3 = อัตราน้ำล้นจากถังเดิมอากาศ($Q_1 + Q_2$)

C_4 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอย(SS)ในน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ

Q_4 = ปริมาณน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ เท่ากับน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ (Q_1)

C_2 = ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในท่อสูบล้าง

Q_2 = อัตราการสูบล้างก่อนกลับไปยังถังเดิมอากาศ

C_5 = ความเข้มข้นของตะกอนส่วนเกินที่ระบายทิ้งจากระบบ

Q_3 = อัตราการสูบล้างก่อนส่วนเกิน

ตัวอย่างที่ 8 จงคำนวณอัตราการสูบล้างก่อนส่วนเกินจากข้อมูลต่อไปนี้

MLSS ในถังถังเดิมอากาศ	เท่ากับ 2,500 มก./ล
SS ในน้ำปล่องทิ้ง	เท่ากับ 30 มก./ล.
อัตราไหลของน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ	เท่ากับ 1,000 ลบม./วัน
ความเข้มข้นของแข็งแขวนลอยในท่อสูบล้าง	เท่ากับ 10,000 มก./ล
อัตราการสูบล้างก่อนกลับไปยังเดิมอากาศ	เท่ากับ 307 ลบ.ม./วัน

วิธีทำ

$$\begin{aligned}C_3 \times Q_3 &= (2500 \text{ มก./ล.}) \times ((Q_1 + Q_2) \text{ ลบ.ม./วัน}) \\ &= (2500 \text{ มก./ล.}) \times (1,000 \text{ ลบ.ม./วัน} + 307 \text{ ลบ.ม./วัน}) \\ &= 3,268 \text{ กก./วัน}\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}C_4 \times Q_4 &= \text{เท่ากับ } 30 \text{ มก./ล.} \times Q_1 \\ &= 30 \text{ มก./ล.} \times 1,000 \text{ ลบ.ม./วัน} \\ &= 30 \text{ กก./วัน}\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}C_2 \times Q_2 &= 10,000 \text{ มก./ล} \times 307 \text{ ลบ.ม./วัน} \\ &= 3,070 \text{ กก./วัน}\end{aligned}$$

$$C_5 \times Q_5 = (10,000 \text{ มก./ล} \times Q_5)$$

จากสมการสมดุลมวลสารในถังตกตะกอน

$$(C_3 \times Q_3) = (C_4 \times Q_4) + (C_2 \times Q_2) + (C_5 \times Q_5)$$

แทนค่า $3,268 \text{ กก./วัน} = 30 \text{ กก./วัน} + 3,070 \text{ กก./วัน} + (10,000 \text{ มก./ล} \times Q_5)$

$$\begin{aligned}Q_5 &= \frac{168 \text{ กก./วัน}}{10,000 \text{ มก./ล}} \times \frac{10^6 \text{ มก.}}{\text{กก.}} \times \frac{\text{ลบ.ม.}}{10^3 \text{ ล.}} \\ &= 17 \text{ ลบ.ม./วัน}\end{aligned}$$

จากตัวอย่างที่ 5-8 พบว่าอาจคำนวณอัตราการทิ้งตะกอนส่วนเกินของระบบตะกอนเร่งได้ 3 วิธีคือ คำนวณจากอัตราส่วนอาหารต่อจุลินทรีย์(F/M) หรือคำนวณจากค่าอายุตะกอน รวมทั้งคำนวณจากสมดุลสาร

ข้อเสนอแนะในการพิจารณาอัตราการทิ้งตะกอนส่วนเกิน ควรคำนวณจากสมดุลสารซึ่งจะครอบคลุมถึงส่วนที่ได้หมุนเวียนตะกอนกลับไปแล้ว

6. การตรวจสอบดัชนีปริมาตรตะกอน(Sludge Volume index) เป็นค่าที่ใช้ในการวัดการตกตะกอนในระบบเอเอส คำนวณได้จากอัตราส่วนของปริมาตรตะกอนซึ่งตกตะกอนจากตัวอย่าง 1000 มิลลิลิตร ในเวลา 30 นาทีหารด้วยความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอย โดยมีหน่วย มล/ก สามารถเขียนเป็นสมการดังนี้

$$\text{ดัชนีปริมาตรตะกอน} = \frac{\text{ปริมาตรตะกอนที่ตกตะกอนในเวลา 30 นาที(มล./ล.)}}{\text{ความเข้มข้นของตะกอน(ก./ล.)}}$$

ตัวอย่างที่ 9 จากการนำน้ำจากถังเติมอากาศในระบบตะกอนเร่ง ปริมาณ 1000 มล. ใส่กรวยอิมฮอฟฟ์ ตั้งทิ้งไว้ 30 นาที มีปริมาณของตะกอนเท่ากับ 300 มล. และเมื่อนำค่ามาวิเคราะห์ค่าความเข้มข้นของ SS เท่ากับ 2500 มก./ล. จงคำนวณดัชนีปริมาตรของตะกอน

$$\text{วิธีทำ ปริมาตรตะกอน} = \frac{300 \text{ มล./ล} \times 10^3 \text{ มก.}}{2500 \text{ มก./ล} \quad \text{ก.}} = 120 \text{ มล/ก.}$$

โดยปกติ ระบบบำบัดน้ำเสียแบบตะกอนเร่งมีค่าดัชนีปริมาตรตะกอนอยู่ระหว่าง 80-120 มล./ก ถ้าค่าเกิน 200 มล./ก. จะตกตะกอนไม่ดี ซึ่งอาจมีสาเหตุมาจากแบคทีเรียแบบเส้นใยเกิดขึ้นในถังเติมอากาศ ต้องมีการตรวจสอบค่าความเป็นกรด-ด่าง ควรมีค่าอยู่ในช่วง 6.5-8.5

7. การตรวจสอบที่เห็นได้

7.1 สี สีของตะกอนเร่งในถังเติมอากาศควรเป็นสีน้ำตาลเข้มคล้ายสีของชอคโกแลต ถ้าตะกอนมีสีดำนวล อาจมีการเติมอากาศไม่เพียงพอ ระดับของDO ในถังเติมอากาศไม่ควรน้อยกว่า 2.0 มก./ล.

7.2 กลิ่น ระบบที่ได้รับการดูแลที่ถูกต้องจะไม่มีกลิ่นเหม็น จะมีเพียงกลิ่นอับๆ ถ้าตะกอนมีสีดำ และมีกลิ่นเน่าอาจเกิดจากการเติมอากาศไม่เพียงพอ

7.3 ฟอง ถ้าเกิดฟองสีขาวที่ผิวน้ำในบ่อเติมอากาศ แสดงว่า ค่าตะกอนแขวนลอย(MLSS) ในบ่อเติมอากาศอาจน้อยเกินไป ควรต้องปรับอัตราการสูบตะกอนกลับเพิ่มมากขึ้น แต่ถ้ามีฟองสีน้ำตาลมากแสดงว่าค่าอายุตะกอนมีอายุมากเกินไป ต้องนำตะกอนส่วนเกินไปทิ้งให้มากขึ้น

7.4 ค่าความเข้มข้นของของแข็งแขวนลอยในถังเติมอากาศ(Mixed Liquor e Suspended Solids: MLSS) โดยทั่วไปมีค่าอยู่ในช่วง 1500-3000 มก./ล

7.5 อัตราการสูบตะกอนกลับเมื่อเทียบกับปริมาณน้ำเสียที่เข้าระบบจะอยู่ในช่วง ร้อยละ 15-75

เอกสารอ้างอิง

กรมโรงงานอุตสาหกรรม สุวิทย์ ชูมนุมศิริวัฒน์ ดำรงตำแหน่งมลพิษทางน้ำ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย สุรพล สายพานิช ศึกษานการควบคุมการทำงานของกระบวนการ
ตะกอนเร่ง