

มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์
คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบกลางภาค ประจำปีการศึกษาที่ 1

ปีการศึกษา 2551

วันที่ 26 กรกฎาคม 2551

เวลา 9.00 – 12.00 น.

วิชา 223-501 ADVANCED WASTEWATER TREATMENT AND ENGINEERING

ห้องสอบ A401

คำชี้แจง

ข้อสอบทั้งหมดมี 6 ข้อ รวม 100 คะแนน ดังแสดงในตารางข้างล่าง

ข้อสอบมี 17 หน้า ไม่มีหน้าใดที่ไม่มีข้อความ ห้ามแกะหรือฉีกข้อสอบออกจากเล่ม

ห้ามนำเอกสารใดๆ เข้าห้องสอบ ทูจริตจะได้ E ทุกกรณี

ทูจริตในการสอบ โทษขั้นต่ำปรับตกในรายวิชานั้นและพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา โทษสูงสุดให้ออก

ให้เขียนชื่อ-รหัส ที่หัวกระดาษทุกแผ่น

ห้ามหยิบหรือยืมสิ่งของใดๆ ของผู้อื่นในห้องสอบ

ถ้าพิจารณาเห็นว่าค่าคงที่ต่างๆ หรือข้อสมมุติฐานที่โจทย์กำหนดให้ไม่เพียงพอต่อการคิดคำนวณ ให้สมมุติขึ้นมาเองตามความเหมาะสม

ตารางแสดงคะแนนสอบกลางภาค

ข้อ	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	10	
2	15	
3	15	
4	20	
5	25	
6	15	
รวม	100	

ดร.จรงค์พันธ์ มุสิกวงค์

กรกฎาคม 2551

ข้อที่ 1. จากการทดลองในถังปฏิริยาแบบ Batch พบว่าความเข้มข้นของสาร A ณ. เวลาต่างๆ มีค่า ดังแสดงในตารางที่ 1

ตารางที่ 1 ความเข้มข้นของสาร A ณ. เวลาต่างๆ

เวลา (ชั่วโมง)	0	0.5	1.0	2.0	4.0	8.0	16
ความเข้มข้นของสาร A (mg/L)	20	14.4	11.2	9.0	5.8	3.6	2.2

จงตอบคำถามต่อไปนี้ (10 คะแนน)

- 1.1 จงหาว่าปฏิริยาที่เกิดขึ้นของสาร A เป็นปฏิริยาประเภทใดและจงหาค่า Reaction Rate (k) (ตรวจสอบเฉพาะ First order reaction และ Second order reaction เท่านั้น) (5 คะแนน)
- 1.2 จงหาค่าเวลาเก็บกักน้ำ (θ) ของถังปฏิริยาแบบ Plug flow และ Continuously stirred tank reactor (CSTR) เพื่อใช้กำจัดสาร A 99 เปอร์เซ็นต์ (5 คะแนน)

กำหนดให้ $\ln A = \ln A_0 - kt$ First order reaction

$$\frac{1}{A} = \frac{1}{A_0} + kt \text{Second order reaction}$$

$$\frac{A}{A_0} = e^{-k\theta} \text{Plug flow}$$

$$\frac{A}{A_0} = \frac{1}{1 + k\theta} \text{CSTR}$$

ข้อที่ 2 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)**2.1** จงอธิบายความหมายของคำว่า Double layer compression (DLC) (2 คะแนน)**2.2** Sedimentation เหมือนและแตกต่างกับ Clarification อย่างไร (2 คะแนน)**2.3** Dissolved air flotation เหมือนและแตกต่างกับกระบวนการ Sedimentation อย่างไร (3 คะแนน)**2.4** จากการทดลองการตกตะกอนประเภทที่ 3 ได้ข้อมูลดังตารางที่ 2 กำหนดให้ค่าความเร็วในการสูบตะกอนออกจากถังตกตะกอนมีค่าเท่ากับ 0.5 m/h จงหาค่า Limiting Flux ($\text{kg/h}\cdot\text{m}^2$) และค่า Flux ที่เป็นค่าแนะนำในการปฏิบัติงานจริง (8 คะแนน)**ตารางที่ 2** ความเข้มข้นของตะกอน ความเร็วในการตกตะกอน

การทดลอง	ความเข้มข้นตะกอน (C, mg/L)	ความเร็ว (V, m/h)
1	12,000	0.14
2	10,000	0.27
3	7,500	0.50
4	5,200	1.10
5	3,000	3.20
6	1,600	4.60

ข้อที่ 3. น้ำเสียจากโรงงานแห่งหนึ่งมีลักษณะดังต่อไปนี้

■ Wastewater flow rate, m ³ /day	1,000
■ Total suspended solids (TSS), g/m ³	400
■ Wastewater alkalinity, g/m ³ as CaCO ₃	50
■ Alum Al ₂ (SO ₄) ₃ ·18H ₂ O added for removing TSS only, kg/1000 m ³	30
■ Phosphorus in wastewater, g P/m ³	10
■ Raw sludge properties: Specific gravity	1.03
Moisture content, percent	94
■ Chemical sludge properties: Specific gravity	1.05
Moisture content, percent	92.5

กำหนดให้

- 60 เปอร์เซ็นต์ของ Total suspended solids (TSS) สามารถตกตะกอนได้ใน primary sedimentation tank โดยไม่ต้องใช้ alum
- 90 เปอร์เซ็นต์ของ Total suspended solids (TSS) สามารถตกตะกอนได้ใน primary sedimentation tank โดยใช้ alum
- สมการการเติม alum เพื่อการ precipitation

$$3\text{Ca}(\text{HCO}_3)_2 + \text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 18\text{H}_2\text{O} \rightarrow 2\text{Al}(\text{OH})_3 + 3\text{CaSO}_4 + 6\text{CO}_2 + 18\text{H}_2\text{O}$$

(3 x 100 as CaCO₃) (666.5) (2 x 78) 3x136 6x44 18x18
- สมการการเติม alum กับ Lime

$$\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 18\text{H}_2\text{O} + 3\text{Ca}(\text{OH})_2 \rightarrow 2\text{Al}(\text{OH})_3 + 3\text{CaSO}_4 + 18\text{H}_2\text{O}$$

(666.5) (3 x 56 as CaO) (2 x 78) 3x136 18x18
- จากการทดลองพบว่า การกำจัด phosphorus (P) 1 kg ต้องการ 18 kg ของ Al₂(SO₄)₃·18H₂O
- ρ_{น้ำ} = 1000 kg/m³

จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)

- 3.1 จงหาผลของ TSS (kg/day) ที่ถูกกำจัดโดยไม่เติม alum และเติม alum (3 คะแนน)
- 3.2 จงตรวจสอบว่า alkalinity ในน้ำเสียมีเพียงพอต่อการกำจัด TSS โดยการเติม alum หรือไม่ ถ้าไม่เพียงพอต้องเติม Ca(OH)₂ ลงไปเท่าไร (kg/day) (3 คะแนน)
- 3.3 จงหาค่า Al(OH)₃ ที่เกิดขึ้น (kg/day) (3 คะแนน)
- 3.4 จงหาปริมาณของตะกอน TSS ที่เกิดขึ้นจากการตกตะกอนโดยไม่เติม alum และเติม alum (3 คะแนน)
- 3.5 จงหาปริมาณ alum ที่ต้องเติมเพิ่ม (kg/day) เพื่อใช้กำจัด phosphorus (3 คะแนน)

ข้อที่ 4. จงตอบคำถามต่อไปนี้ (20 คะแนน)

4.1 การย่อยสลายสาร $C_{12}H_{22}O_{11}$ 1 kg ต้องการออกซิเจนตามทฤษฎี (Theoretical Oxygen Demand) เท่าไร (ให้ตอบในหน่วยกิโลกรัมและ โมล) และต้องการอากาศเท่าไร (ให้ตอบในหน่วยโมล) เมื่อกำหนดให้อากาศมีออกซิเจนเป็นส่วนประกอบ 20 เปอร์เซ็นต์ (10 คะแนน)

4.2. จงหาปริมาณออกซิเจนที่ต้องการทางทฤษฎี (Theoretical Oxygen Demand) ในการเกิดปฏิกิริยา Nitrification $100 \text{ mgNH}_4^+ \text{-N/L}$ ในน้ำเสีย $50,000 \text{ m}^3/\text{day}$ โดยสมบรูณ์ กำหนดให้ NH_4^+ เปลี่ยนไปเป็น NO_3^- ทั้งหมด (10 คะแนน)

ข้อที่ 5 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (25 คะแนน)

5.1 จงหาค่า θ_c ของระบบ Activated sludge ดังรูปเมื่อทำการดึงตะกอนออกจาก

กรณีที่ 1 ถังเติมอากาศ (5 คะแนน)

กรณีที่ 2 ถังตกตะกอน (5 คะแนน)

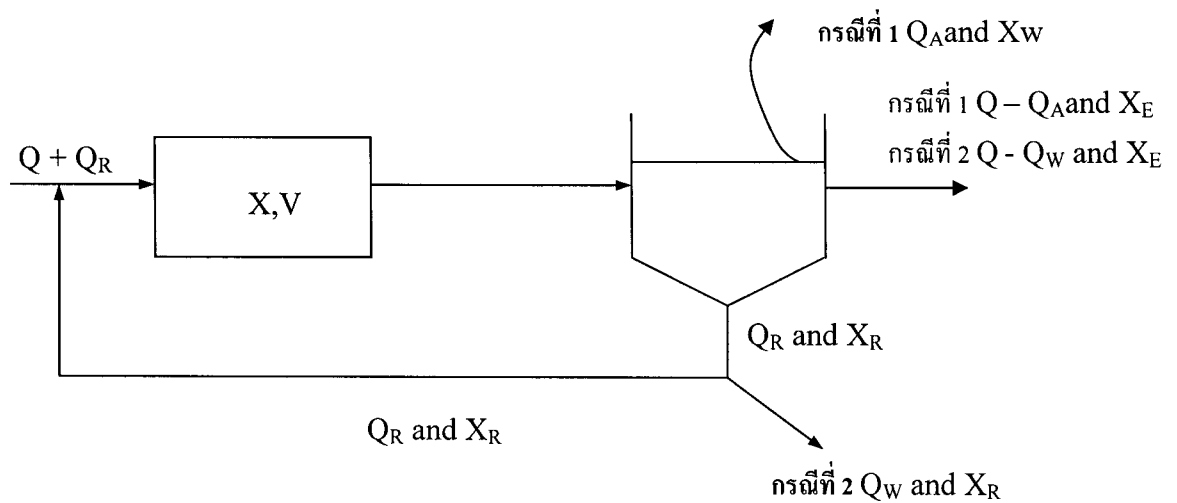
กำหนดให้ X คือ MLSS ในถังเติมอากาศ, X_R คือความเข้มข้นตะกอนที่สูบออกจากถังตกตะกอนและความเข้มข้นตะกอนที่นำกลับไปใส่ถังเติมอากาศ และ X_E คือค่าความเข้มข้นตะกอนในน้ำที่ออกจากถังตกตะกอน และมีค่าน้อยมาก

V คือปริมาตรถัง

Q คืออัตราการไหลของน้ำเสียเข้าระบบ, Q_R คืออัตราการไหลของตะกอนที่สูบจากถังตกตะกอนเข้าสู่ถังเติมอากาศ

Q_A คืออัตราการสูบตะกอนออกจากถังเติมอากาศ กรณีที่ 1

Q_w คืออัตราการสูบตะกอนออกจากถังตกตะกอน กรณีที่ 2 Q_w มีค่าน้อยมากเมื่อเทียบกับ Q และ Q_R



5.2 โรงงานแห่งหนึ่งต้องการออกแบบระบบบำบัดน้ำเสียแบบ Activated Sludge จากการเก็บข้อมูลเบื้องต้นพบว่า ค่าอัตราการไหลของน้ำเสียเท่ากับ $10,000 \text{ m}^3/\text{day}$ COD ของน้ำเสียที่เข้าระบบมีค่าเท่ากับ 400 mg/L ระบบบำบัดต้องบำบัดให้ค่า COD ของน้ำทิ้งที่ออกจากระบบต้องมีค่าน้อยกว่า 30 mg/L ในน้ำทิ้งมีค่า สารแขวนลอยเท่ากับ 20 mg/L

จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)

- (1) Determine the mean cell residence time (θ_c)
- (2) Determine P_x , VSS kg/day
- (3) Determine P_t , TSS kg/day
- (4) Determine mass VSS
- (5) Determine mass TSS
- (6) The reactor basin volume (m^3)
- (7) Determine the reactor detention time (θ)

กำหนดให้ - The effluent suspended solid have a COD of 0.5 mg COD/mg suspended solids.

- $\mu_{\max} = 3.0 \text{ day}^{-1}$, $K_s = 60 \text{ mg/L}$ (g/m^3), $Y = 0.60 \text{ mgMLVSS/mgCOD}$, $K_d = 0.06 \text{ day}^{-1}$
- $f_d = 0.15 \text{ g/g}$, $\text{MLVSS} = 3000 \text{ g/m}^3$
- No nitrification occurred,
- $n\text{bVSS} = 20 \text{ g/m}^3$
- $\text{TSS}_0 - \text{VSS}_0 = 10 \text{ g/m}^3$

$$-\frac{1}{\theta_c} = \mu - kd \text{ และ } \mu = \frac{\mu_{\max} S}{K_s + S}$$

$$P_{x,VSS} = \frac{QY(S_0 - S)(1\text{kg}/10^3\text{g})}{1 + (k_d)\theta_c} + \frac{(f_d)(k_d)QY(S_0 - S)\theta_c(1\text{kg}/10^3\text{g})}{1 + (k_d)\theta_c} + \frac{QY_n(NO_x)(1\text{kg}/10^3\text{g})}{1 + (k_{dn})\theta_c} + Q(nbVSS)(1\text{kg}/10^3\text{g})$$

(A), Heterotrophic biomass

(B), Cell debris

(C), Nitrified biomass

(D), Nonbiodegradable VSS

in influent

$$P_{x,TSS} = \frac{A}{0.85} + \frac{B}{0.85} + \frac{C}{0.85} + D + Q(TSS_0 - VSS_0)$$

ข้อที่ 6 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)

6.1 ระบบบำบัดน้ำเสียแบบ Fix film สามารถเกิดการบำบัดน้ำเสียประเภทใดได้บ้างและในการบำบัดแต่ละประเภทใช้สารใดเป็นตัวรับอิเล็กตรอน จงอธิบายโดยสังเขป (5 คะแนน)

6.2 โรงงานแห่งหนึ่งต้องการบำบัดน้ำเสียโดยใช้ระบบไม่ใช้อากาศ โดยน้ำเสียจากโรงงานดังกล่าวมีลักษณะดังต่อไปนี้

▪ Wastewater flow rate, m ³ /day	1,000
▪ COD, g/m ³	5,000
▪ Soluble COD, g/m ³	4,000
▪ Total suspended solids (TSS), g/m ³	500
▪ Volatile suspended solids (TSS), g/m ³	150
▪ Alkalinity, g/m ³ as CaCO ₃	500

กำหนดให้

▪ Organic loading rate, kg COD/m ³ -day	16
▪ Upflow velocity, m/h	1.5
▪ Reactor volume effectiveness factor (E), percent	90
▪ Height for gas collection, m	2.5
▪ ค่า alkalinity ที่ระบบต้องการ, g/m ³	2500
▪ $V_n = \frac{QS_0}{L_{org}}$, $V_L = \frac{V_n}{E}$, $A = \frac{Q}{velocity}$, $H_L = \frac{V_L}{A}$, $H_T = H_L + H_G$	

จงตอบคำถามต่อไปนี้ (10 คะแนน)

- (1) จงหาปริมาณด่างบำบัดน้ำเสีย (V_n และ V_L) (3 คะแนน)
- (2) จงหาพื้นที่ของถังบำบัดน้ำเสีย เส้นผ่านศูนย์กลางและความสูง (A , H_L และ H_T) (4 คะแนน)
- (3) จงตรวจสอบว่าค่า alkalinity ของน้ำเสียเพียงพอต่อความสมดุลของระบบหรือไม่ ถ้าไม่เพียงพอ ต้องเติมสารเพิ่ม alkalinity ลงไปเท่าไรในหน่วยกิโลกรัมต่อวัน (3 คะแนน)