

PRINCE OF SONGKLA UNIVERSITY**Department of Civil Engineering**

Midterm Exam: First Semester

Academic Year: 2008

Date: 1 สิงหาคม 2551

Time: 9:00 – 12:00

Course: 223-321 Unit Processes for Environmental Engineer Room: A 401

Instructions:

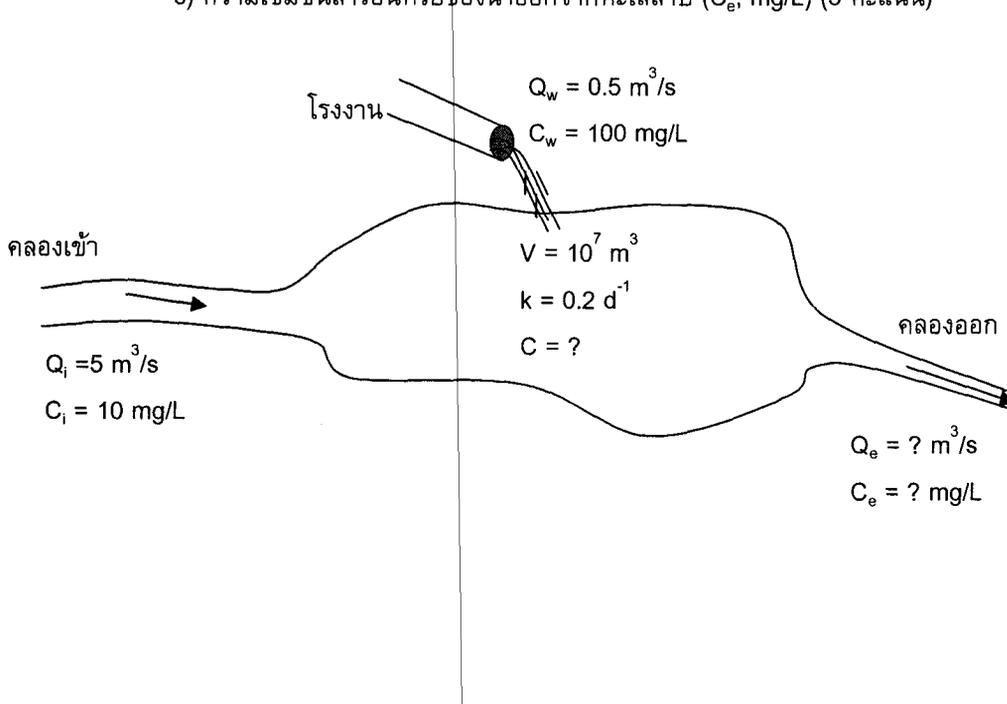
1. The exam has a total of 5 problems, 100 points as indicated in the table below.
2. Use of calculator is allowed in the exam room.
3. This is a closed book exam.

ทูลิตในกรสอบ โทษขันต่ำ ปรบตกรในรายวิชาที่ทูลิตและ
พักรเรียน 1 ภาคการศึกษา

Sumate Chaiprapat

Problem	Score	Your Score
1	25	
2	20	
3	20	
4	10	
5	25	
Total	100	

1. ทะเลสาบแห่งหนึ่งรับน้ำเสียจากโรงงานแห่งหนึ่ง ขณะที่น้ำจากคลองอีกแห่งหนึ่งไหลเข้าอย่างต่อเนื่องโดยน้ำจากทั้งสองแหล่งมีความสกปรกในรูปสารอินทรีย์อยู่ด้วย ดังแสดงดังรูป หากปริมาตรของทะเลสาบแห่งนี้เท่ากับ 10^7 m^3 และในทะเลสาบสารอินทรีย์เกิดการย่อยสลายตามธรรมชาติด้วย first-order kinetic โดยมี $k=0.2 \text{ d}^{-1}$ และในทะเลสาบแห่งนี้มีลวดพัดแรงจนสามารถสมมติให้มีการผสมอย่างสมบูรณ์ (completely mixed) จงหา
- ความเข้มข้นสารอินทรีย์ของน้ำในทะเลสาบ (C , g/m^3) (10 คะแนน)
 - อัตราการไหลของน้ำออกจากทะเลสาบ (Q_e , m^3/s) (10 คะแนน)
 - ความเข้มข้นสารอินทรีย์ของน้ำออกจากทะเลสาบ (C_e , mg/L) (5 คะแนน)



2. จงหาประสิทธิภาพ (หน่วยเป็น %) ของระบบบำบัดแบบ plug flow reactor และ complete-mix reactor และเปรียบเทียบว่าอย่างใดมีประสิทธิภาพสูงกว่ากัน โดยปริมาตรของถังปฏิกรณ์เท่ากันที่ 2 m^3 บำบัดน้ำเสียความเข้มข้น $C_0 = 500 \text{ mg/L}$ อัตราการไหล $Q = 3 \text{ m}^3/\text{d}$ และปฏิกิริยาในถังทั้งสองแบบเป็นแบบ 2^{nd} -order kinetic ($r_c = -k \cdot C^2$) ที่มี $k = 1.2 \text{ m}^3/\text{kg} \cdot \text{d}$ (20 คะแนน)

ชื่อ-สกุล รหัสนักศึกษา.....

3. จงหาค่า COD ของ glucose ($C_6H_{12}O_6$) ในหน่วย $g_{COD}/g_{glucose}$ ซึ่งย่อยสลายสมบูรณ์ได้น้ำและคาร์บอนไดออกไซด์ และ COD ของ biomass ($C_5H_7NO_2$) ในหน่วย g_{COD}/g_{cells} ย่อยสลายสมบูรณ์ได้น้ำ คาร์บอนไดออกไซด์ และแอมโมเนีย (NH_3) (20 คะแนน)

ชื่อ-สกุล รหัสนักศึกษา.....

4. จงวาดรูประบบ Activated Sludge เติมรูปแบบหรือมระบบส่วนประกอบต่างๆ และกำหนดตัวแปรต่างๆ ตามแบบสากล (10 คะแนน)

5. ระบบ Activated Sludge ซึ่งเดินที่ MLVSS 3,000 mg/L มีปริมาตรถังเติมอากาศเท่ากับ 1,000 m³ และอัตราการไหลของน้ำเสียสู่ระบบเท่ากับ 5,000 m³/d ระบบมีการถ่ายทิ้งน้ำตะกอน (wasted sludge) 59 m³/d โดยในน้ำตะกอนนี้มีความเข้มข้นเท่ากับ 8,000 mgVSS/L น้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ (influent) มี soluble COD 500 mg/L ส่วนน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ (effluent) มีความสกปรกเหลืออยู่ต่ำมาก

- จงหา
- SRT (d) (5 คะแนน)
 - ภาระบรรทุกเชิงปริมาตร (volumetric organic loading, kgCOD/m³.d) (5 คะแนน)
 - F/M (gCOD/gMLVSS.d) (5 คะแนน)
 - ความต้องการออกซิเจนของระบบ (kgO₂/d) (5 คะแนน)
 - Observed Yield (Y_{obs}, gVSS/gCOD) (5 คะแนน)

$$S = \frac{K_s (1 + k_d SRT)}{SRT (Yk - k_d) - 1}$$

$$P_{X, VSS} = \frac{X_T V}{SRT}$$

$$X_T = \left(\frac{SRT}{HRT} \right) \left(\frac{Y(S_0 - S)}{1 + k_d SRT} \right) + f_d \cdot k_d \cdot X \cdot SRT + \frac{X_{0,i} \cdot SRT}{HRT}$$

$$P_{X, VSS} = \frac{Q \cdot Y \cdot (S_0 - S)}{1 + k_d \cdot SRT} + \frac{f_d \cdot k_d \cdot Y \cdot Q \cdot (S_0 - S) \cdot SRT}{1 + k_d \cdot SRT} + Q \cdot X_{0,i}$$

$$Y_{obs} = \frac{Y}{1 + k_d \cdot SRT} + \frac{f_d \cdot k_d \cdot Y \cdot SRT}{1 + k_d \cdot SRT} + \frac{X_{0,i}}{S_0 - S}$$

$$R_O = Q \cdot (S_0 - S) - 1.42 \cdot P_{X, bio}$$