

มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์
คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบปลายภาค ประจำภาคการศึกษาที่ 2

ปีการศึกษา 2550

วันที่ 24 กุมภาพันธ์ 2551

เวลา 9.00-12.00 น

วิชา 223-515 HAZARDOUS WASTE MANAGEMENT AND DESIGN

ห้องสอบ R30)

คำชี้แจง

1. ข้อสอบมี 5 ข้อมี 15 หน้า
2. ให้เขียนรหัสนักศึกษาทุกหน้า
3. ให้เขียนคำตอบทั้งหมดลงในตัวข้อสอบนี้
4. อนุญาตให้นำเครื่องคิดเลขเข้าห้องสอบได้ทุกรุ่น
5. ไม่อนุญาตให้นำเอกสาร หนังสือ หรือตำราใดๆ เข้าห้องสอบ

ทจจริตในการสอบ โทษขั้นต่ำ คือ ปรับตกและพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา

ชื่อ.....สกุล.....รหัส.....

ข้อ	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	30	
2	20	
3	15	
4	25	
5	10	
รวม	100	

ดร. จรงค์พันธ์ มุสิกวงษ์

กุมภาพันธ์ 2551

ข้อที่ 1 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (30 คะแนน)

1-1 น้ำบาดาลปนเปื้อนสาร m-Xylene (C_8H_{10}) 5 mg/L จงออกแบบ Air Stripping Column เพื่อลดสาร m-Xylene ในน้ำบาดาลให้เหลือน้อยกว่า 200 $\mu\text{g/L}$ เมื่ออัตราการไหลของน้ำ (Q_w) มีค่าเท่ากับ 10 L/s และจงหาค่า Liquid loading rate (L) [$\text{mol}/(\text{s}\cdot\text{m}^2)$], Stripping Factor (R), Height of Transfer Unit (HTU), Number of Transfer Units (NTU) และความสูงของ Packing Column (15 คะแนน)

กำหนดให้

$$K_L a = 0.0155 \text{ s}^{-1}$$

$$\text{Density of water} = 1.0 \text{ kg/L}$$

$$\text{Molar density of water } (M_w) = 55600 \text{ mol/m}^3$$

$$\text{Temperature} = 20^\circ\text{C}$$

$$\text{Column diameter} = 0.61 \text{ m (2 ft)}$$

$$\text{Air to water ratio } (Q_A/Q_w) = 30$$

$$H' = H/RT, \text{ เมื่อ } R = 8.205 \times 10^{-5} [\text{atm}\cdot\text{m}^3/(\text{mol}\cdot\text{K})]$$

$$\ln H = A/T + B \text{ เมื่อ } A = -3.22 \times 10^3 \text{ B} = 5.54$$

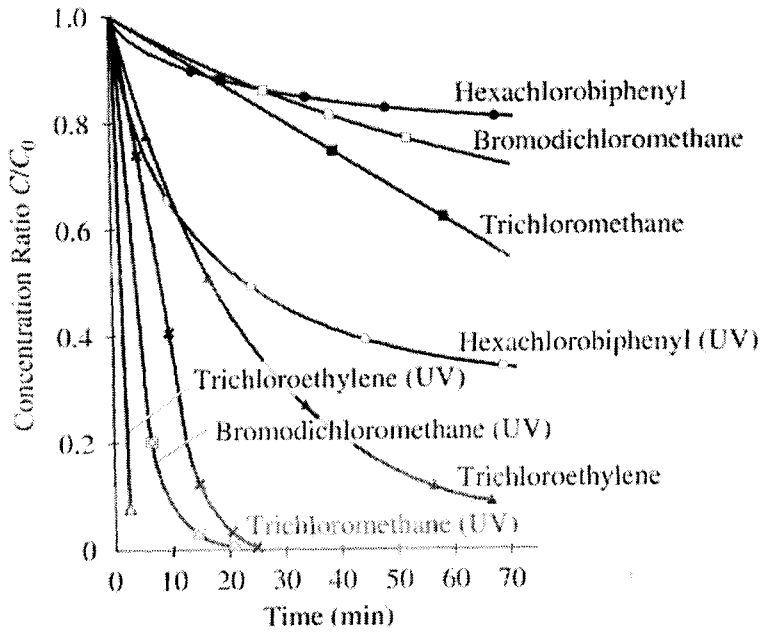
$$R = H' (Q_A/Q_w)$$

$$Z = \text{HTU} \times \text{NTU}$$

$$\text{HTU} = \frac{L}{M_w K_L a}$$

$$\text{NTU} = \left(\frac{R}{R-1} \right) \ln \left(\frac{(C_{in}/C_{out})(R-1)+1}{R} \right)$$

1-2 จากรูปซึ่งแสดงการใช้โอโซนอย่างเดี่ยวและโอโซนร่วมกับ UV เพื่อบำบัดสารกลุ่ม Chlorinated hydrocarbon จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)



Destruction of chlorinated organic by ozone with and without UV radiation

Note: At pH 6-7
Ozone dose rate = 1.0-1.4 mg/L-min

- กรณีที่ใช้โอโซนเพียงอย่างเดียวเพื่อบำบัดสาร Trichloromethanes 500 µg/L ในน้ำบาดาลที่มีอัตราการไหลเท่ากับ 1000 L/min จงหาประสิทธิภาพสูงสุด (เปอร์เซ็นต์) ที่บำบัดได้และปริมาณโอโซนที่เองใช้ (kg/day)
- กรณีที่ใช้โอโซนร่วมกับ UV เพื่อบำบัดสาร Trichloromethanes 500 µg/L ในน้ำบาดาลที่มีอัตราการไหลเท่ากับ 1000 L/min เมื่อต้องการประสิทธิภาพในการบำบัดเท่ากับ 90 เปอร์เซ็นต์ต้องใช้ปริมาณโอโซนอย่างน้อยที่สุดเท่าไร (kg/day)
- เปรียบเทียบปริมาณโอโซนที่ใช้จากทั้งสองกรณี

2. จงตอบคำถามต่อไปนี้ (20 คะแนน)

2-1 จงอธิบายความหมายของคำต่อไปนี้ (8 คะแนน)

- Recalcitrant
- Phytoremediation
- Bioventing
- Biosparking

2-2 ระบบ Bioventing ได้รับการเลือกเพื่อใช้ฟื้นฟูชั้นใต้ผิวดินที่ปนเปื้อนจากของเสียอันตรายอินทรีย์จากการทดลอง Air pressure, oxygen influence และ *in situ* respirometry test โดยใช้อัตราการเติมอากาศเท่ากับ 100 L/min ได้ผลการทดลองดังต่อไปนี้

Pressure test (mbars above 1 atm) and oxygen influence test

Well	Distances, m	Pressure test (mbars above 1 atm)		Oxygen influence test	
		Initial pressure, mbar	100 L/min at 5 mbars	Initial O ₂ reading	100 L/min at 5 mbars
BW1	2	0	2	2	19.2
BW2	4	0	0.3	5	18.1
BW3	6	0	0.7	3	17.0
BW4	8	0	0.4	3	16.2
BW5	12	0	0.14	5	6
BW6	14	0	0	3	5

In situ respirometry test

Lapse time, h	% O ₂	%CO ₂	%He
0	17.6	0	1.50
2	17.0	0.4	1.45
4	15.5	0.6	1.45
6	14.2	1.0	1.45
12	13.0	1.2	1.40
14	12.1	1.4	1.35
16	11.0	1.6	1.35
24	9.0	1.8	1.25
26	7.8	1.9	1.25
28	7.0	2.0	1.2
34	5.2	2.2	1.15
36	4.6	2.4	1.15
42	3.1	2.8	1.1
52	2.6	3.0	1.1

กำหนดให้

$$K_{bio} = K_{ox} VD_{ox} M_{H_2O} / 100$$

ปริมาณออกซิเจนในชั้นปนเปื้อนต้องมีค่าไม่น้อยกว่า 4 เปอร์เซ็นต์ และค่าออกซิเจนในชั้นไม่ปนเปื้อน มีค่าอยู่ระหว่าง 19 ถึง 21 เปอร์เซ็นต์

ค่าความพรุนมีค่าเท่ากับ 0.3

Soil bulk density เท่ากับ 1600 kg/m³

Density of oxygen in air (D_{ox}) เท่ากับ 1330 mg/L

Mass ratio of hydrocarbon (hexane) to oxygen เท่ากับ 1 ต่อ 3.5

จงตอบคำถามต่อไปนี้ (12 คะแนน)

1. จงหาอัตราการกระจายตัวของค่าออกซิเจนที่เติมลงไป (เมตร)
2. จงหาค่าอัตราการใช้ออกซิเจนต่อวัน (เปอร์เซ็นต์/วัน)
3. จงหาค่า Biodegradation rate (K_{bio})
4. จงหาค่ารอบของการเติมอากาศ (วัน)

3. จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)

3-1 จงอธิบายถึงความแตกต่างระหว่าง Organophobic clay และ Organophilic clay ตลอดจนแสดงให้เห็นว่าดินเหนียวที่กล่าวมาข้างต้นแต่ละชนิดเหมาะสมกับการใช้ทำ Stabilization ของกากของเสียอันตรายประเภทใด (5 คะแนน)

3-2 จากการสำรวจสถานที่ปนเปื้อนกากของเสียอันตรายแห่งหนึ่ง กว้าง 50 เมตร ยาว 100 เมตร และ ลึก 3 เมตร วิศวกรได้ตัดสินใจที่จะใช้กระบวนการ *In situ vitification* ในการจัดการจากการศึกษาพบว่าต้องใช้ไฟฟ้า 900 kWh/tonne จงหาว่าต้องใช้พลังงานไฟฟ้าเท่าไร (kWh) ในการดำเนินการตลอดจนระยะการทรุดตัวของดิน หลังจากการดำเนินการเสร็จสิ้นแล้วและปริมาตรดินที่ต้องการในการถมให้พื้นที่กลับสู่สภาพเดิม (10 คะแนน)

กำหนดให้

ดินในพื้นที่ศึกษามีค่า Total density เท่ากับ 1.9 g/cm^3 ; ความพรุนเท่ากับ 0.4

4. จงตอบคำถามต่อไปนี้ (25 คะแนน)

4-1 กากของเสียอันตรายดังแสดงในตารางด้านล่างถูกนำมาเผาในเตาเผาที่ 2200 °F และ 50% excess air และมีเวลาในเตาเผาเท่ากับ 2.3 วินาที Principal Organic Hazardous Constituents (POHCs) ในกากของเสียอันตรายได้แก่ Benzene, Tetrachlorophenol และ Toluene อัตราการไหลของก๊าซในเตาเผามีค่าเท่ากับ 37,500 dscfm (dry standard cubic feet per meter) ความเข้มข้นของก๊าซออกซิเจนใน Flue gas มีค่าเท่ากับ 7.0%

Compound	Formula	MW	Inlet, lb/h	Outlet, lb/h
Benzene	C ₆ H ₆	78.11	1025	0.087
Chlorobenzene	C ₆ H ₅ Cl	112.5	278	0.034
Ethylbenzene	C ₈ H ₁₀	106.17	780	0.089
Tetrachlorophenol	C ₆ HOHCl ₄	231.9	760	0.056
Toluene	C ₇ H ₈	92.10	756	0.024
Xylenes	C ₈ H ₁₀	106.17	168	0.204
Hydrochloric acid	HCl	36.45	0	4.3
Particulates				20.3

1. จงหาค่า Destruction and removal efficiency (DRE) ของสารอินทรีย์ทุกสาร

2. จงหาค่าต่อไปนี้ผ่านมาตรฐานหรือไม่

(a) POHCs

(b) HCl (15 คะแนน)

กำหนดให้

Federal performance standard สำหรับใช้เพื่อควบคุมมลพิษจากเตาเผาของเสียอันตราย

- Emission of HCl---4 lb/hour or 99% control. RCRA regulation will be probably changed to risk based limits for HCl and chlorine.
- Destruction and removal efficiency--- The incinerator must demonstrate its capability to achieve a 99.99% DRE on one more selected Principal Organic Hazardous Constituents a supervised Trial Burn DRE is defined as:

$$DRE = \frac{W_{in} - W_{out}}{W_{in}} \times 100$$

เมื่อ

DRE คือ destruction and removal efficiency (%)

W_{in} คือ mass feed rate of a particular POHC

W_{out} คือ mass emission rate of a particular POHC

4-2 จงออกแบบขนาดเตาเผาอากาศของเสียอันตรายแบบ Rotary Klin เพื่อใช้เผาอากาศของเสียอันตรายดังต่อไปนี้ (10 คะแนน)

Compound	Formula	MW	Inlet, lb	Heating value Btu/lb
Benzene	C ₆ H ₆	78.11	1025	18900
Toluene	C ₇ H ₈	92.10	756	18440
Hazardous waste (solid phase)	-	-	2000	7250

กำหนดให้

Nominal heat release ของ Rotary Klin มีค่าเท่ากับ 15,000 Btu/(h-ft³)

เวลาในการเผาไหม้เท่ากับ 6.5 นาที

Rotary Klin โดยทั่วไปมีเส้นผ่านศูนย์กลาง 6 – 10 ft และยาวประมาณ 25-35 ft

ข้อที่ 5. จงวาดรูปแสดงระบบการฝังกลบกากของเสียอันตราย โดยในรูปต้องแสดงถึงชั้นต่างๆของระบบ Liner และ ชั้นต่างๆ ของระบบ Cover ตลอดจนอธิบายการดำเนินการฝังกลบขยะในแต่ละวันและการติดตามเมื่อ ลิกใช้งาน หลุมแล้ว (10 คะแนน)