



มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์
คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบปลายภาค ประจำภาคการศึกษาที่ 2

วันที่ 6 มีนาคม 2557

วิชา 223-433 Hazardous Waste Management

ปีการศึกษา 2556

เวลา 9.00-12.00 น.

ห้องสอบ A401

คำชี้แจง

- ข้อสอบทั้งหมดมี 5 ข้อ รวม 100 คะแนน
- ข้อสอบมี 11 หน้า ไม่มีหน้าใดที่ไม่มีข้อความ ห้ามแกะหรือฉีกข้อสอบออกจากเล่ม
- ห้ามน้ำเอกสารได้ เนื้อห้องสอบ ทุริตจะได้ E ทุกรณี
- ทุริตในการสอบ ให้ขั้นต่ำปรับตกในรายวิชานั้นและพักรการเรียน 1 ภาคการศึกษา โทษสูงสุดให้ออก
- ให้เขียนชื่อ-รหัส ที่หัวกระดาษทุกแผ่น
- ห้ามหยิบหรือยืมสิ่งของเด็ด ของผู้อื่นในห้องสอบ
- ถ้าพิจารณาเห็นว่าค่าคงที่ต่างๆหรือข้อมูลติดฐานที่โจทย์กำหนดให้ไม่เพียงต่อการคิดคำนวนให้สมมุติขึ้นมาเองตามความเหมาะสม

ตารางแสดงคะแนนสอบปลายภาค

ข้อ	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	28	
2	20	
3	25	
4	15	
5	12	
รวม	100	

จริงค์พันธ์ มุสิกวงษ์
 ผู้ออกข้อสอบ
 มีนาคม 2557

ข้อที่ 1 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (28 คะแนน)

1-1 กระบวนการ air striping และ steam striping แตกต่างกันอย่างไร จงอธิบาย (3 คะแนน)

1-2 กระบวนการ chemical oxidation ใช้สารได้ดีบ้างจงยกตัวอย่าง 3 ชนิด กระบวนการตั้งกล่าวใช้ค่าใดในการกำหนดปฏิกิริยา การกำจัดสารไฮยาในดินน้ำเสียด้วยกระบวนการ chemical oxidation นิยมใช้สารใดและต้องดำเนินการที่ค่าความเป็นกรดเป็นด่างเท่าไร จงอธิบายโดยสังเขป (3 คะแนน)

1-3 กระบวนการ supercritical fluid extraction ใช้ในการบำบัดของเสียอันตรายได้อย่างไร จงอธิบาย (3 คะแนน)

1-4 น้ำยาดาลปนปีกอนสาร m-xylene (C_8H_{10}) 20 mg/L จงออกแบบ air striping column เพื่อลดสาร m-xylene ในน้ำดาลให้เหลือน้อยกว่า 20 $\mu g/L$ จงหา height of transfer Unit (HTU), number of transfer units (NTU) และความสูงของ packing column (7 คะแนน)

กำหนดให้

- $K_{La} = 0.016 \text{ s}^{-1}$
- Molar density of water (M_w) = 55600 mol/m³
- Air to water ratio (Q_A/Q_w) = 30
- $H = 0.18$
- Liquid loading rate (L) = 1,200 mol/(s-m²)
- Stripping factor, R = H (Q_A/Q_w)
- Z = HTU x NTU
- $HTU = \frac{L}{M_w K_{La}}$

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

- Safety factor ของความสูงมีค่าเป็น 20 เปอร์เซ็นต์

1-5 จะใช้ Freundlich adsorption isotherm และ กราฟ Freundlich adsorption isotherm ที่กำหนดให้หาปริมาณถ่านกัมมันต์ที่ต้องการต่อวัน ในการบำบัดน้ำเสียที่ป้อนสาร xylenes ความเข้มข้นเท่ากับ 500 มิลลิกรัมต่อลิตร ปริมาตร 40,000 ลิตรต่อวัน โดยกำหนดให้น้ำที่ผ่านการบำบัดต้องมีความเข้มข้นของ xylenes น้อยกว่า 5 มิลลิกรัมต่อลิตร (7 คะแนน)

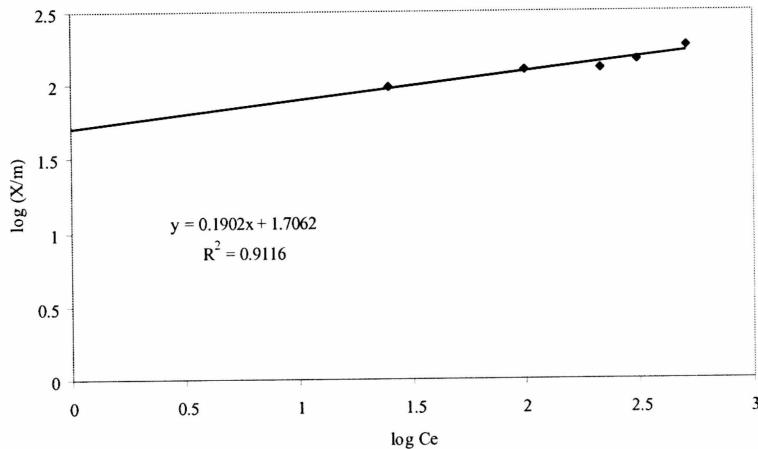
กำหนดให้ 1. Freundlich Isotherm

$$\frac{x}{m} = X = KCe^{1/n} \quad (1)$$

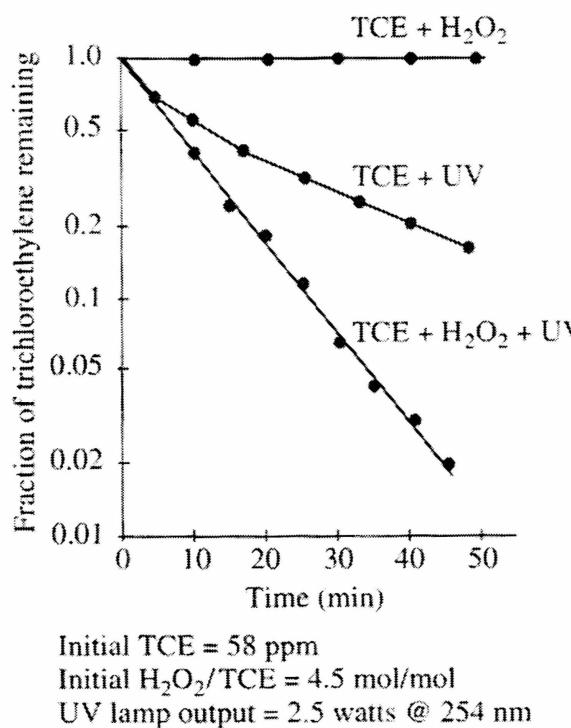
$$\log\left(\frac{x}{m}\right) = \log K + \frac{1}{n} \log Ce \quad (2)$$

เมื่อค่า n คือค่าความชันของ กราฟ Freundlich Isotherm
ค่า K หาได้จากการ เมื่อจุดตัดแกน Y มีค่าเท่ากับ log K

2. กราฟ Freundlich Isotherm



1-6 จากรูปแสดงการกำจัดสาร Trichloroethylene ด้วยกระบวนการใช้ H_2O_2 , UV และ $\text{H}_2\text{O}_2 + \text{UV}$ เมื่อต้องการประสิทธิภาพในการบำบัด 80 เปอร์เซ็นต์ ในกรณีที่บำบัดโดยใช้ UV ต้องการเวลาเท่าไรและในกรณีที่บำบัดโดยใช้ $\text{H}_2\text{O}_2 + \text{UV}$ ต้องการเวลาเท่าไรและวิธีเดียวกันที่สุดจะอยู่ที่ใด (5 คะแนน)



ข้อที่ 2 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (20 คะแนน)

2-1 จงอธิบายความหมายของคำต่อไปนี้ (6 คะแนน)

- Phytoremediation
- Bioventing
- Biosparking

2-2 สาร petroleum refinery ถูกนำไปบำบัดโดยกระบวนการบำบัดโดยดิน โดยทำการเทสาร 50 ตัน ความเข้มข้น 30 เปอร์เซ็นต์ลง ในพื้นที่ขนาดกว้าง 50 เมตร ยาว 50 เมตร ลึก 0.1 เมตร หลังจากที่แล้ว 365 วันพบว่าความเข้มข้นลดลงเหลือ 0.5 เปอร์เซ็นต์ จงหา (1) degradation rate constants (k) (2) ระยะเวลาครึ่งชีวิตในการย่อยสลาย petroleum refinery (7 คะแนน)

กำหนดให้ ค่าความหนาแน่นของดินมีค่าเท่ากับ $1,540 \text{ kg/m}^3$, 1 ตันเท่ากับ 1,000 กิโลกรัม

Loading of oil

$$\text{Incremental increase} = \frac{\text{(area of plot)}(\text{depth of sampling})(\text{density of ZOI})}{\text{Loading of oil}}$$

$$\text{สมการการหาระยะเวลาครึ่งชีวิต } S = S_0 e^{-kt}$$

2-3 กำหนดให้ Plume ของน้ำบาดาลปนเปื้อน Trichloroethylene (TCE) 20 mg/L ไหลสู่หมู่บ้านซึ่งตั้งอยู่ห่างจากแหล่งกำเนิดเท่ากับ 500 m ด้วยความเร็ว 0.1 m/day ในชั้นใต้ผิวดินที่มีความพรุนเท่ากับ 0.4 โดยชาวบ้านในหมู่บ้านตั้งกล่าวใช้น้ำบาดาลเพื่อการบริโภค การพื้นฟูตามธรรมชาติมีอัตรา (k) 0.005/day และมาตรฐานน้ำบาดาลกำหนดให้ค่า TCE ต้องน้อยกว่า 5 $\mu\text{g}/\text{L}$ จงหาว่ากรณีที่นำบัดตามธรรมชาติผู้บริโภคจะตื่มน้ำที่มีค่า TCE สูงกว่ามาตรฐานหรือไม่ และในกรณีที่ค่า TCE มีค่าสูงกว่าค่ามาตรฐานต้องทำการเติมอากาศให้ค่าอัตราการพื้นฟู (k) มีค่าเท่าไร ค่า TCE ถึงจะมีค่าต่ำกว่าค่ามาตรฐาน (7 คะแนน)

กำหนดให้ การย่อยสลายเป็นประเภท First order approximation ดังสมการ $\ln C = \ln C_0 - kt$

ข้อที่ 3 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (25 คะแนน)

3-1. การเผาไหม้ของเสียอันตรายในสถานะ (1) ก๊าซ (2) ของเหลว และ (3) ของแข็ง นั้น เมื่อเผาแยกกันต้องใช้เตาเผาประเภทใดและ อุปกรณ์ใดเพิ่มเติมสำหรับการเผาของเสียแต่ละชนิดจงอธิบาย (3 คะแนน)

3-2 จงอธิบายความหมายของ Higher explosive limit (HEL) และ Lower explosive limit (LEL) ตลอดจนแนะนำว่าในการทำงานต้องควบคุมให้ก๊าซมีความเข้มข้นอยู่ในช่วงใด (3 คะแนน)

3-3 จงอธิบายความสำคัญของการควบคุมการเกิด HCl ในก๊าซที่เกิดจากการเผาและวิธีการดำเนินการเพื่อลดการเกิด HCl (2 คะแนน)

3-4 หากของเสียอันตรายดังแสดงในตารางด้านล่างถูกนำมาเผาในเตาเผาที่ 2200 °F และ 50% excess air และมีเวลาในเตาเผาเท่ากับ 2.3 วินาที Principal Organic Hazardous Constituents (POHCs) ในหากของเสียอันตรายได้แก่ Benzene 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
Toluene	C ₇ H ₈	92.10	756	0.091
Hydrochloric acid	HCl	36.45	0	4.3

1. จงหาค่า Destruction and removal efficiency (DRE) ของสารอินทรีย์ทุกสาร

2. จงหาค่าต่อไปนี้ผ่านมาตรฐานหรือไม่

- (a) POHCs
- (b) HCl
- (C) เตาเผาผ่านมาตรฐานหรือไม่ (10 คะแนน)

กำหนดให้

Federal performance standard สำหรับใช้เพื่อควบคุมมลพิษจากเตาเผากาของเสียอันตราย

- Emission of HCl---4 lb/hour or 99% control. RCRA regulation will be probably changed to risk based limits for HCl and chlorine. MW of chlorine = 35.45
- 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

3-5 จงออกแบบขนาดเตาเผาแก๊สของเสียอันตรายแบบเตาโรตารีคิลน์เพื่อใช้เผาแก๊สของเสียอันตราย ดังต่อไปนี้ (7 คะแนน)

Compound	Formula	MW	Inlet, lb	Heating value Btu/lb
Benzene	C ₆ H ₆	78.11	100	18900
Hazardous waste (solid phase)	-	-	150	7250

กำหนดให้

Nominal heat release ของ เตาโรตารีคิลน์มีค่าเท่ากับ 18,000 Btu/(h-ft³)

เวลาในการเผาไหม้เท่ากับ 6.5 นาที

เตาโรตารีคิลน์ที่ออกแบบโดยทั่วไปมีเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 – 10 ft และยาวประมาณ 25 -35 ft

ข้อที่ 4 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (15 คะแนน)

4-1 จงอธิบายว่าทำไง Cement Based Stabilization จึงได้รับความนิยม (3 คะแนน)

4-2 Stabilization และ Solidification มีความเหมือนและความแตกต่างกันอย่างไรของอธิบาย (3 คะแนน)

4-3 การดูดติดสารอินทรีย์ต้องใช้ดินเหนียวประเภทใด (Organophobic Clay และ Organophilic Clay) ดินเหนียวตามธรรมชาติ เป็นดินเหนียวประเภทใด (3 คะแนน)

4-4 จากการสำรวจสถานที่ปั้นเปื้อนกากของเสียอันตรายแห่งหนึ่ง กว้าง 100 เมตร ยาว 200 เมตร และลึก 2 เมตร ดินมีความพรุน เป็น 0.4 วิศวกรได้ตัดสินใจที่จะใช้กระบวนการ *In situ* vitification ในการจัดการ จากการศึกษาพบว่าต้องใช้ไฟฟ้า 1000 KWh/ton ดิน จงหาว่าต้องใช้พลังงานไฟฟ้าเท่าไร (kWh) ในการดำเนินการตลอดจนระยะการทรุดตัวของดินหลังจากการ

ดำเนินการเสร็จสิ้นแล้วและปริมาตรดินที่ต้องการในกรณีให้พื้นที่กลับสู่สภาพเดิม (6 คะแนน)

กำหนดให้

ดินในพื้นที่ศึกษามีค่าความหนาแน่นเท่ากับ 1.9 ton/m^3 ;

ข้อที่ 5 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (12 คะแนน)

ข้อที่ 5-1 การฝังกลบกากของเสียอันตรายนั้นมีการดำเนินการเหมือนและต่างจากการดำเนินการฝังกลบกากของเสียชุมชนอย่างไร (4 คะแนน)

ข้อที่ 5-2 จงวิเคราะห์และแสดงระบบการฝังกลบกากของเสียอันตราย โดยในรูปต้องแสดงถึงขั้นต่างๆของระบบชั้นดาด ระบบจัดการน้ำซับระบบคลุ่มทับ และระบบระบายน้ำฝน ตลอดจนอธิบายการติดตามเมื่อเลิกใช้งานหลุมแล้ว (8 คะแนน)