



มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์
คณะวิศวกรรมศาสตร์

การสอบปลายภาค ประจำภาคการศึกษาที่ 2

วันที่ 6 พฤษภาคม 2559

วิชา 223-515 Hazardous Waste Management and Design

ปีการศึกษา 2558

เวลา 9.00-12.00 น.

ห้องสอบ A200

คำชี้แจง

- ข้อสอบทั้งหมดมี 5 ข้อ รวม 100 คะแนน
- ข้อสอบมี 14 หน้า ไม่มีหน้าใดที่ไม่มีข้อความ ห้ามแกะหรือฉีกข้อสอบออกจากเล่ม
- ห้ามนำเอกสารใดๆ เข้าห้องสอบ ทุจริตจะได้ E ทุกกรณี
- ทุจริตในการสอบ โทษขั้นต่ำปรับตกในรายวิชานั้นและพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา โทษสูงสุดให้ออก
- ให้เขียนชื่อ-รหัส ที่หัวกระดาษทุกแผ่น
- ห้ามหยิบหรือยืมสิ่งของใดๆ ของผู้อื่นในห้องสอบ
- ถ้าพิจารณาเห็นว่าค่าคงที่ต่างๆหรือข้อสมมุติฐานที่โจทย์กำหนดให้ไม่เพียงพอต่อการคิดคำนวณให้สมมุติขึ้นมาเองตามความเหมาะสม
- อนุญาตให้นำเครื่องคิดเลขเข้าห้องสอบได้

ตารางแสดงคะแนนสอบปลายภาค

ข้อ	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	30	
2	20	
3	25	
4	17	
5	8	
รวม	100	

จรงค์พันธ์ มุสิกวงค์

ผู้ออกข้อสอบ

พฤษภาคม 2559

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 $\mu\text{g/L}$ และจงหา Stripping Factor (R), Height of Transfer unit (HTU), Number of Transfer Units (NTU) และความสูงของ Packing Column (7 คะแนน)

กำหนดให้

$$K_{La} = 0.0155 \text{ s}^{-1}$$

$$Q_w = 10 \text{ L/s}$$

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

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

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

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

$$\text{Liquid loading rate [mol/(s-m}^2\text{)]} = 1900 \text{ mol/(s-m}^2\text{)}$$

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

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

$$\ln H = A/T + B \text{ เมื่อ } A = -3.34 \times 10^3 \text{ B} = 6.28$$

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

$$Z = HTU \times NTU$$

$$HTU = \frac{L}{M_w K_{La}}$$

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

1-2 น้ำบาดาลมีอัตราการไหลเท่ากับ $0.5 \text{ m}^3/\text{min}$ ต้องการระบบบำบัดเพื่อลดค่าความเข้มข้นของกากของเสียอันตรายจาก 100 mg/L ให้เหลือ 10 mg/L จากการทดลองในห้องทดลองใช้คอลัมน์ยาว 2.3 m เส้นผ่านศูนย์กลาง 0.051 m ต่ออนุกรมจำนวน 3 คอลัมน์และใช้อัตราการไหลเท่ากับ $5.0 \times 10^{-4} \text{ m}^3/\text{min}$ ผลการทดลองแสดงในรูปจงหาค่า (8 คะแนน)

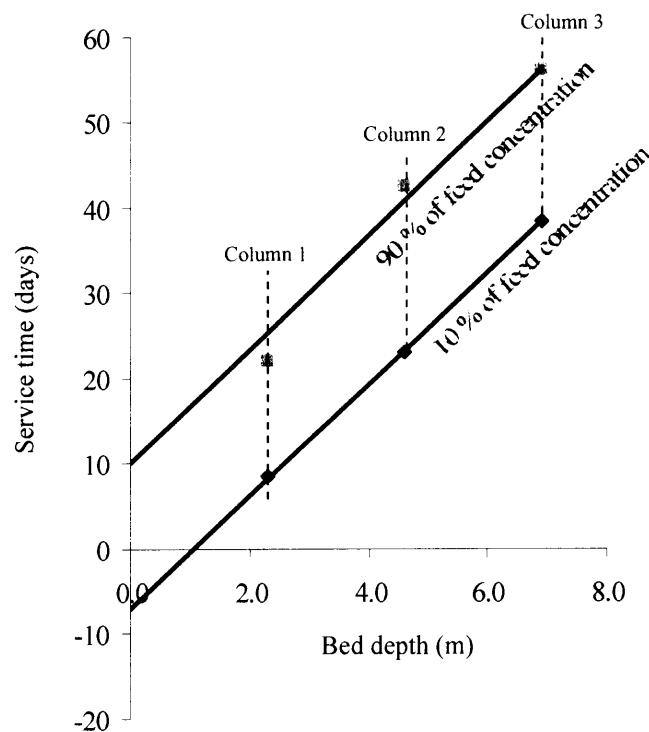
- 1) Height of the adsorption zone (AZ), m
- 2) Number of columns (n)
- 3) Loading rate ($\text{m}^3/\text{m}^2\text{-min}$)
- 4) Diameter of columns (m)
- 5) The carbon usage rate (kg/day)

กำหนดให้ $n = (AZ/d) + 1$, d = ความยาวของคอลัมน์,

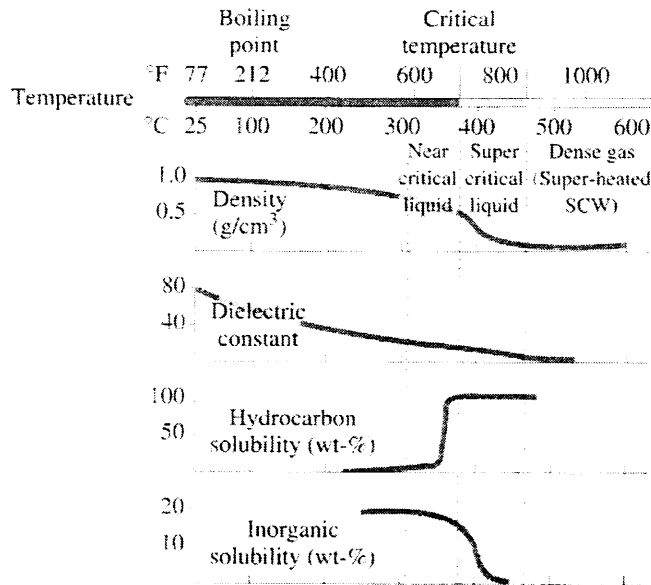
Unit weight of carbon = 400 kg/m^3 , $1/\text{slope}$ (at 10% feed concentration) = 0.158 m/day

Loading rate = Q/A ($\text{m}^3/\text{m}^2\text{-min}$)

The carbon usage rate = area \times (1/slope) \times unit weight of carbon

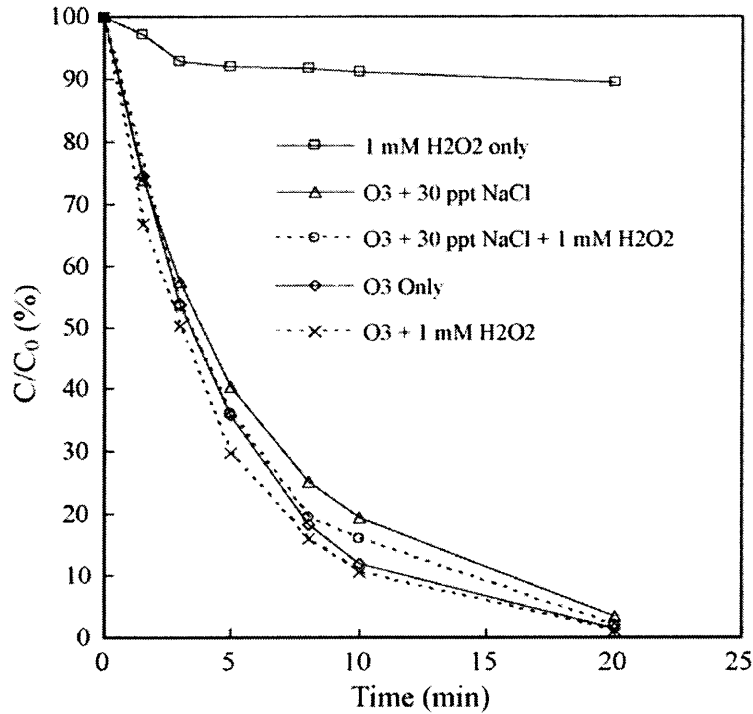


1-3 จงอธิบายว่า Supercritical Fluid คืออะไร และอธิบายการใช้ Supercritical Fluid ดังภาพในการกำจัดสารอินทรีย์และสารอนินทรีย์ (4 คะแนน)



1-4 กระบวนการ chemical oxidation ใช้สารอะไรในการดำเนินการฟื้นฟูกากของเสียอันตราย และใช้ค่าใดกำหนดการเกิดปฏิกิริยา chemical oxidation กากของเสียอันตรายจงอธิบาย (3 คะแนน)

1-5 จากรูปแสดงการใช้ H_2O_2 และ O_3 ร่วมกับ NaCl เพื่อกำจัดสารกลุ่ม Butylated Hydroxyanisole (BHA) ซึ่งจัดเป็นกากของเสียอันตราย จงตอบคำถามต่อไปนี้ (8 คะแนน)



กำหนดให้

ค่าที่ใช้ในการทดลอง

pH = 7

Ozone dose = 1 mg/L-min

- 1) กรณีที่ (1) ใช้โอโซนเพียงอย่างเดียว (2) ใช้ H_2O_2 เพียงอย่างเดียว (3) ใช้โอโซนร่วมกับ H_2O_2 เพื่อบำบัดสาร BHA 500 $\mu\text{g/L}$ ให้ลดลงเหลือ 50 $\mu\text{g/L}$ ในน้ำบาดาลที่มีอัตราไหลเท่ากับ 100 m^3/day ต้องใช้ปริมาณโอโซนอย่างน้อยที่สุดในเท่าไร แต่ละกรณี (kg/day)
- 2) เปรียบเทียบปริมาณโอโซนที่ใช้จากทั้งสองกรณีแล้วให้ข้อคิดเห็นว่าเป็นหรือไม่ที่ต้องใช้โอโซนร่วมกับ H_2O_2
- 3) การเติม NaCl มีผลต่อการกำจัด BHA อย่างไร
- 4) วิธีใดกำจัดสารกลุ่ม BHA ได้ดีที่สุด

ข้อที่ 2 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (20 คะแนน)

2-1 สาร Petroleum Refinery ถูกนำไปบำบัดโดยกระบวนการ Land Treatment โดยทำการเทสาร 50 ตันความเข้มข้น 20 เปอร์เซ็นต์ลงในพื้นที่ขนาดกว้าง 50 เมตร ยาว 50 เมตร ลึก 0.1 เมตร หลังจากทิ้งไว้ 365 วันพบว่าความเข้มข้นลดลงเหลือ 1 เปอร์เซ็นต์ จงหา (1) Degradation Rate Constants (2) ระยะเวลาครึ่งชีวิตในการย่อยสลาย Petroleum Refinery (10 คะแนน)

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

2-2 กำหนดให้ Plume ของน้ำบาดาลปนเปื้อน Trichloroethylene (TCE) 50 mg/L ไหลสู่หมู่บ้านซึ่งตั้งอยู่ห่างจากแหล่งกำเนิดเท่ากับ 500 m ด้วยความเร็ว 0.1 m/day ในชั้นใต้ผิวดินที่มีความพรุนเท่ากับ 0.4 โดยชาวบ้านในหมู่บ้านดังกล่าวใช้น้ำบาดาลเพื่อการบริโภค การฟื้นฟูตามธรรมชาติมีอัตรา (k) 0.003/day และมาตรฐานน้ำบาดาลกำหนดให้ค่า TCE ต้องน้อยกว่า 50 $\mu\text{g/L}$ จงหาว่ากรณีที่บำบัดตามธรรมชาติผู้บริโภคจะดื่มน้ำที่มีค่า TCE สูงกว่ามาตรฐานหรือไม่ และในกรณีที่ค่า TCE มีค่าสูงกว่าค่ามาตรฐานต้องทำการเติมอากาศให้ค่าอัตราการฟื้นฟู (k) มีค่าเท่าไร ค่า TCE ถึงจะมีค่าต่ำกว่าค่ามาตรฐาน (10 คะแนน)

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

ข้อที่ 3 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (25 คะแนน)

3-1. การเผาไหม้ของเสียอันตรายที่ในสถานะ ก๊าซ ของเหลว และ ของแข็ง ต้องใช้เตาเผา หรือ อุปกรณ์ประเภทใดเฉพาะบ้าง จงอธิบาย (3 คะแนน)

3-2 จงอธิบายความหมายของ Higher Explosive Limit (HEL) และ Lower Explosive Limit (LEL) ตลอดจนแนะนำว่าในการทำงานต้องควบคุมให้ก๊าซมีความเข้มข้นอยู่ในช่วงใด (2 คะแนน)

3-3 จากการเผาโทลูอีน อะซิโตน และ น้ำ ได้ค่า CO_2 , H_2O , O_2 และ N_2 ในก๊าซที่ออกจากระบบแสดงดังตาราง กำหนดให้ค่าเปอร์เซ็นต์โดยโมลมีค่าเท่ากับเปอร์เซ็นต์โดยปริมาตร จงหาเปอร์เซ็นต์ของสารต่างๆ ในก๊าซ และเมื่อกำหนดให้ค่าเปอร์เซ็นต์ O_2 ในก๊าซที่ออกจากระบบต้องมีค่ามากกว่า 5 เปอร์เซ็นต์ เตาเผาดังกล่าวผ่านมาตรฐานหรือไม่ (6 คะแนน)

	CO_2 (lb-mol/h)	H_2O (lb-mol/h)	O_2 (lb-mol/h)	N_2 CO_2 (lb-mol/h)
โทลูอีน	19.56	13.04	5.87	132.46
อะซิโตน	33.63	33.63	8.99	202.50
น้ำ	-	2.78	-	-

3-4 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
Tetrachlorophenol	C ₆ H ₂ OCl ₄	231.9	760	0.056
Toluene	C ₇ H ₈	92.10	756	0.091
Hydrochloric acid	HCl	36.45	0	4.3
Particulates				20.3

1. จงหาค่า Destruction and Removal Efficiency (DRE) ของสารอินทรีย์ทุกสาร

2. จงหาว่าค่าต่อไปนี้ผ่านมาตรฐานหรือไม่

- (a) POHCs
- (b) HCl
- (c) เตาเผาผ่านมาตรฐานหรือไม่ (8 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

3-5 จงออกแบบขนาดเตาเผาของเสียอันตรายแบบ Rotary Klin เพื่อใช้เผาของเสียอันตรายดังต่อไปนี้ (6 คะแนน)

Compound	Formula	MW	Inlet, lb	Heating value Btu/lb
Benzene	C ₆ H ₆	78.11	100	18900
Toluene	C ₇ H ₈	92.10	100	18440
Hazardous waste (solid phase)	-	-	150	7250

กำหนดให้

Nominal heat release ของ Rotary Klin มีค่าเท่ากับ 17,500 Btu/(h-ft³)

เวลาในการเผาไหม้เท่ากับ 6.5 นาที

Rotary Klin โดยทั่วไปมีเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 – 10 ft และยาวประมาณ 25 -35 ft

ข้อที่ 4 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (17 คะแนน)

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

4-2 การปรับเสถียรดินที่ปนเปื้อนโลหะหนักหลายชนิดมีวิธีการดำเนินการอย่างไร และการหาค่าประสิทธิภาพที่ใช้ในการออกแบบต้องดำเนินการอย่างไร (3 คะแนน)

4-3 การดูดติดสารอินทรีย์ต้องใช้ดินเหนียวประเภทใด (Organophobic Clay และ Organophilic Clay) ดินเหนียวตามธรรมชาติเป็นดินเหนียวประเภทใด (3 คะแนน)

4-4 จากการสำรวจสถานที่ปนเปื้อนกากของเสียอันตรายแห่งหนึ่ง กว้าง 100 เมตร ยาว 300 เมตร และลึก 2 เมตร วิศวกรได้ตัดสินใจที่จะใช้กระบวนการ *In situ vitrification* ในการจัดการจากการศึกษาพบว่าต้องใช้ไฟฟ้า 1000 kWh/tonne จงหาว่าต้องใช้พลังงานไฟฟ้าเท่าไร (kWh) ในการดำเนินการตลอดจนระยะการทรุดตัวของดินหลังจากการดำเนินการเสร็จสิ้นแล้วและปริมาณดินที่ต้องการในการถมให้พื้นที่กลับสู่สภาพเดิม (8 คะแนน)

กำหนดให้

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

ข้อที่ 5 จงตอบคำถามต่อไปนี้ (8 คะแนน)

5-1 จงวาดรูปแสดงระบบการฝังกลบกากของเสียอันตราย โดยในรูปต้องแสดงถึงชั้นต่างๆ ของระบบ Liner และชั้นต่างๆ ของระบบ Cover ตลอดจนอธิบายว่าการฝังกลบกากของเสียอันตรายนั้นมีการดำเนินการเหมือนและต่างจากการดำเนินการฝังกลบกากของเสียชุมชนอย่างไร และการติดตามเมื่อเลิกใช้งานหลุมแล้วต้องดำเนินการอย่างไร (8 คะแนน)