

คณะวิศวกรรมศาสตร์

ข้อสอบปลายภาค: ภาคการศึกษาที่ 2

ปีการศึกษา 2549

วันสอบ: 22 กุมภาพันธ์ 2550

เวลา 9.00-12.00

วิชา 230 – 202 คูลมวลและพลังงาน 2

ห้องสอบ: R 200

ทฤษฏีในการสอบ โทษขั้นต่ำ คือ ปรับตกในรายวิชาที่ทฤษฏี และพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา

ข้อสอบมีทั้งหมด 4 ข้อ จำนวน 7 หน้า

ให้นักศึกษาตรวจสอบความเรียบร้อย และเขียนชื่อและรหัสก่อนลงมือทำข้อสอบ

- อนุญาตให้จัดที่นั่งในกระดานขนาด A4 เข้าห้องสอบได้ 1 แผ่น
- อนุญาตให้นำเครื่องคำนวณเข้าห้องสอบได้
- อนุญาตให้ทำข้อสอบด้านหลังได้โดยระบุข้อที่ทำด้วย
- อนุญาตให้ใช้ดินสอทำข้อสอบได้
- ไม่อนุญาตให้นำข้อสอบออกจากห้องสอบ

ข้อ	1	2	3	4	รวม
คะแนนเต็ม	35	45	65	35	180
คะแนนที่ได้					

ผศ. ดร. กุลชนารุ ประเสริฐสิทธิ์ ผู้ออกข้อสอบ

ข้อมูลเพิ่มเติม

Euler integration:  $y_{i+1} = y_i + dy/dt \Delta t$

Conversion Factor

Quantity	Equivalent Values
Mass	1 kg = 1000 g = 0.001 metric ton = 2.20462 lb <sub>m</sub> = 35.27392 oz
Volume	1 m <sup>3</sup> = 1000 liters = 10 <sup>6</sup> cm <sup>3</sup> = 10 <sup>6</sup> ml = 35.3145 ft <sup>3</sup> = 220.83 imperial gallons = 264.17 gal = 1056.68 qt
Force	1 N = 1 kg.m/s <sup>2</sup> = 10 <sup>5</sup> dynes = 10 <sup>5</sup> g.cm/s <sup>2</sup> = 0.22481 lb <sub>f</sub>
Pressure	1 atm = 1.01325 x 10 <sup>5</sup> N/m <sup>2</sup> (Pa) = 101.325 kPa = 1.01325 bars = 1.01325 x 10 <sup>6</sup> dynes/cm <sup>2</sup> = 29.921 in Hg at 0°C = 760 mm Hg at 0°C (torr) = 10.333 m H <sub>2</sub> O at 4°C = 14.696 lb <sub>f</sub> /in <sup>2</sup> (psi) = 33.9 ft H <sub>2</sub> O at 4°C
Energy	1 J = 1 N.m = 10 <sup>7</sup> ergs = 10 <sup>7</sup> dyne.cm = 2.778 x 10 <sup>-7</sup> kW.h = 0.2 = 0.7376 ft-lb <sub>f</sub> = 9.486 x 10 <sup>-4</sup> Btu
Power	1 W = 1 J/s = 0.23901 cal/s = 0.7376 ft-lb <sub>f</sub> /s = 9.486 x 10 <sup>-4</sup> Btu/s = 1.34 x 10 <sup>-3</sup> hp

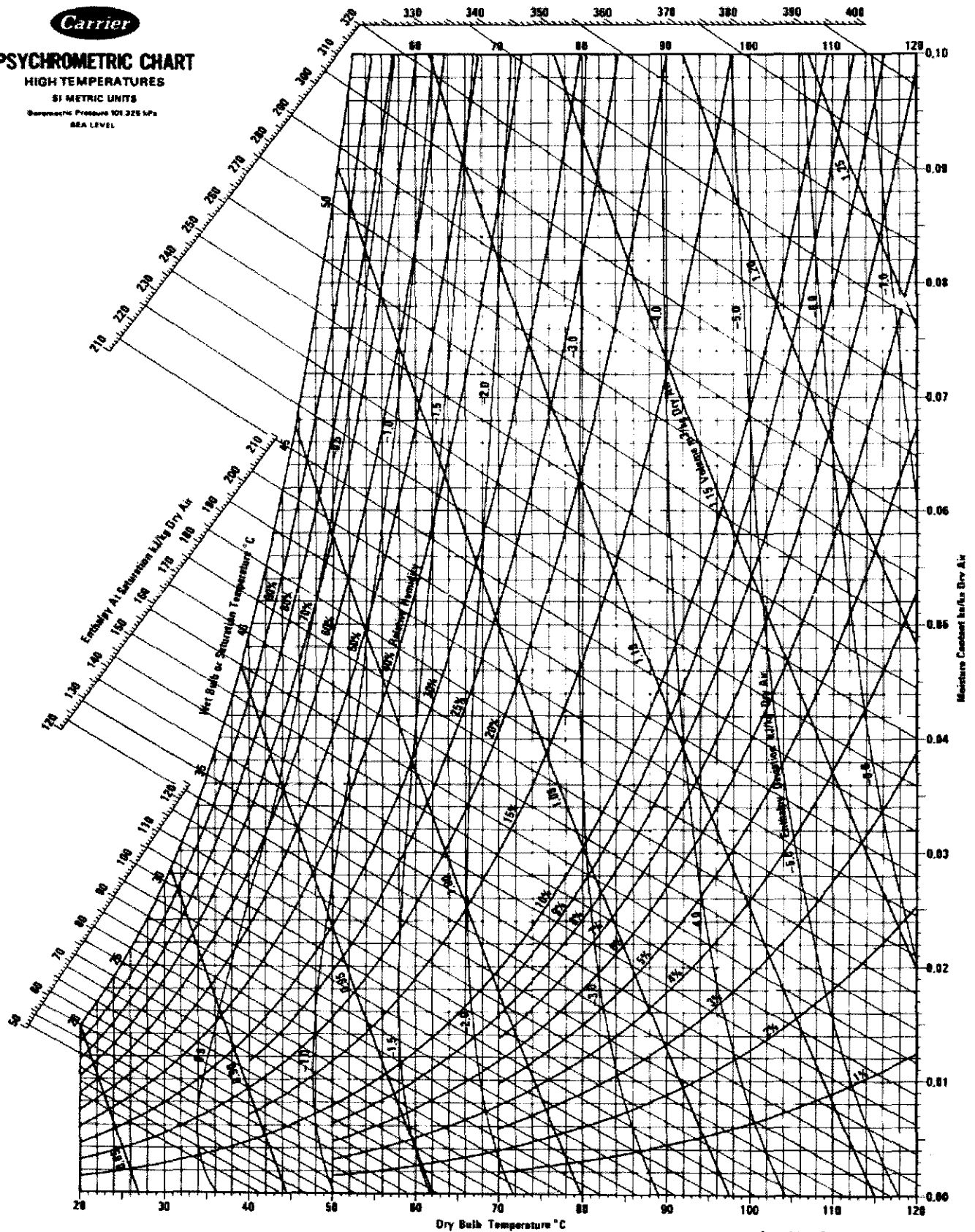


# PSYCHROMETRIC CHART

HIGH TEMPERATURES

SI METRIC UNITS

Barometric Pressure 101.325 kPa  
SEA LEVEL



1 (35 คะแนน) จากแผนภูมิความชื้นที่กำหนดให้จงตอบคำถามต่อไปนี้ (แสดงจุดบนแผนภูมิให้ชัดเจน)

1.1 (ข้อย่อยละ 1 คะแนน) อากาศอิ่มตัวที่มีน้ำต่ออากาศแห้ง (humidity) คิดเป็น 0.04 โดยน้ำหนัก มีค่า

1.1.1 Relative humidity = \_\_\_\_\_

1.1.2 Wet bulb Temperature = \_\_\_\_\_

1.1.3 Dry bulb Temperature = \_\_\_\_\_

1.1.4 Dew Point = \_\_\_\_\_

1.1.5 Enthalpy deviation (ค่าเบี่ยงเบนเอนทัลปี) \_\_\_\_\_

1.2 อากาศอุณหภูมิ 70°C ความชื้นสัมพัทธ์ 15% ไหลผ่านเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนเพื่อเพิ่มอุณหภูมิของอากาศที่ทางออกให้สูงขึ้นเป็น 98 °C โดยค่า humidity คงที่ ถ้าอากาศไหลเข้ามาด้วยอัตราการไหล 5 m<sup>3</sup>/hr จงหา (แสดงการคำนวณ แสดงจุดบนแผนภูมิให้ชัดเจน และสรุปคำตอบแต่ละข้อ)

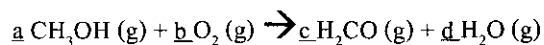
1.2.1 (5 คะแนน) อัตราการไหลเชิงมวลของอากาศแห้งที่เข้าเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน \_\_\_\_\_

1.2.2 (5 คะแนน) อัตราการไหลเชิงมวลของอากาศที่เข้าเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน = \_\_\_\_\_

1.2.3 (10 คะแนน) ความร้อนที่ต้องใช้ในการเพิ่มอุณหภูมิของอากาศ = \_\_\_\_\_

1.2.4 (10 คะแนน) ถ้าเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนมีประสิทธิภาพ 60% ใช้ไอน้ำเป็นตัวแลกเปลี่ยนความร้อน เป็นไปได้หรือไม่ที่จะใช้ไอน้ำร้อนที่ 100 °C เข้าเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนและออกจากเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนที่อุณหภูมิ 90°C ถ้าเป็นไปได้จะต้องใช้ไอน้ำเท่าไร (Latent heat of vaporization of water = 40.66 kJ/mol)

2. (45 คะแนน) formaldehyde เกิดจากการทำปฏิกิริยาออกซิเดชันของ methanol gas กับ oxygen gas ตามสมการ



กำหนด  $\Delta H_f$  และ  $C_p$  ของสารดังนี้

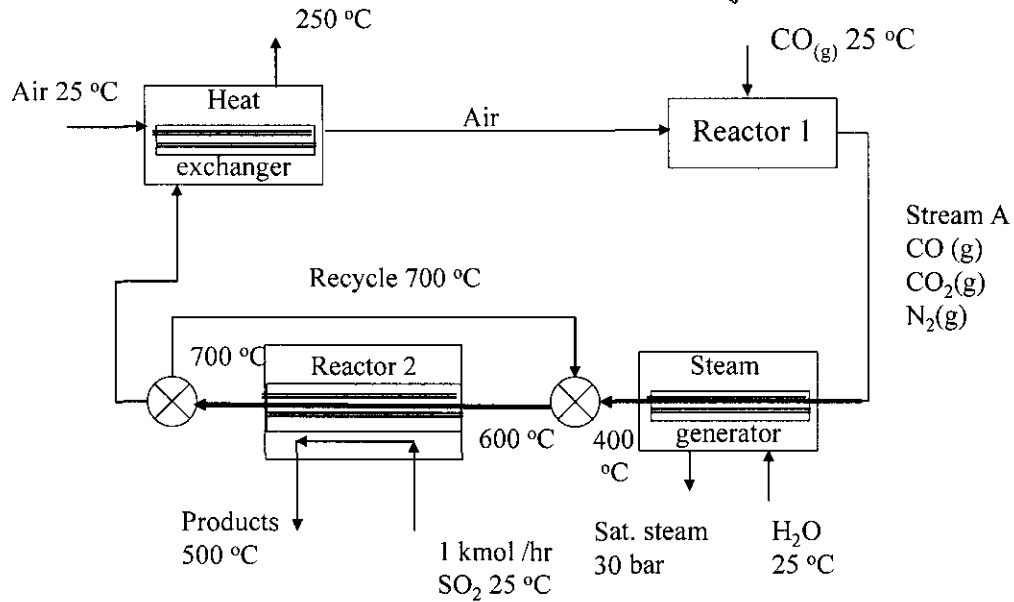
	$\text{CH}_3\text{OH} (\text{g})$	$\text{O}_2 (\text{g})$	$\text{H}_2\text{CO}(\text{g})$	$\text{H}_2\text{O}(\text{g})$
$\Delta H_f (\text{kJ/mol})$	-201.25		-115.89	-241.826
$C_p (\text{J/mol } ^\circ\text{C})$	$42.93 + 8.31 \cdot 10^{-2} T - 1.87 \cdot 10^{-5} T^2$	$29.1 + 1.158 \cdot 10^{-2} T - 0.61 \cdot 10^{-5} T^2$	$34.28 + 4.27 \cdot 10^{-2} T$	$33.46 + 0.69 \cdot 10^{-2} T$

ถ้าสารตั้งต้นทั้งสองถูกป้อนเข้าที่อุณหภูมิ  $100^\circ\text{C}$  ปฏิกิริยาเกิดเพียง 90%

2.1 จุลสมการเคมีที่กำหนดให้

2.2 จงหา adiabatic temperature เมื่อ methanol เข้ามา 64 g

3. (65 คะแนน)  $\text{CO}_{(g)}$  ถูกนำมาเผาไหม้กับอากาศเพียง 80% ของอากาศที่ต้องใช้ตามทฤษฎีใน Reactor 1 (100% conversion) แก๊สที่เกิดจากการเผาไหม้ (stream A) ถูกนำมาใช้ผลิตไอน้ำใน steam generator และแลกเปลี่ยนความร้อนกับสารตั้งต้น ( $\text{O}_2$  และ  $\text{SO}_2$ ) ที่เข้า Reactor 2 โดย หลังจาก stream A ออกจาก Reactor 2 แล้ว ส่วนหนึ่งของแก๊สดังกล่าวจะถูกป้อนกลับมารวมกับแก๊สที่ออกจากเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนและอีกส่วนหนึ่งของแก๊สจะใช้ในการเพิ่มอุณหภูมิให้กับอากาศก่อนที่จะปล่อยทิ้ง (อุปกรณ์ที่มีการแลกเปลี่ยนความร้อนกัน จะไม่มีการผสมกันของกระแสทั้งสองกระแส) ดังรูป



และจากการวิเคราะห์ในส่วนของ Reactor 2 ซึ่งเกิดปฏิกิริยาตามสมการ  $a \text{SO}_2 + b \text{O}_2 \rightarrow c \text{SO}_3$  เพียง 80% กระแส  $\text{SO}_2$  เข้ามา 1 kmol/hr ในปริมาณที่สัมพันธ์กับปริมาณของ  $\text{O}_2$  (g) ที่เข้ามา Mole fraction ของกระแสที่เข้าแสดงดังตาราง แต่ยังคง mole fraction ของกระแสที่ออก

Reactants	Mole fraction	T (°C)	Product	Mole fraction	T (°C)	Stream A	Mole fraction
$\text{SO}_2(g)$	0.667	25	$\text{SO}_3$		500	CO	
$\text{O}_2(g)$	0.333	25	$\text{SO}_2$		500	$\text{CO}_2$	
			$\text{O}_2$		500	$\text{N}_2$	

- 3.1 (25 คะแนน) จงบอกลำดับขั้นตอนในการคำนวณ เพื่อหาจำนวน โมลของ CO ต่อชั่วโมงที่ใช้ในการเผาไหม้ใน Reactor 1 ที่สอดคล้องกับปริมาณของ  $\text{SO}_2$  ที่เข้ามาใน Reactor 2
- 3.2 (10 คะแนน) เติมตารางของ Mole fraction ที่ยังขาดอยู่
- 3.3 (15 คะแนน) อัตราการไหลเชิง โมลของกระแส Recycle หาได้อย่างไร
- 3.4 (15 คะแนน) จำนวนน้ำที่ป้อนเข้าใน steam generator หาได้อย่างไร

4. (35 คะแนน) ถัง  $A$ ,  $B$ , and  $C$  มีน้ำอยู่ถังละ 1000 gal. โดยที่ถัง  $A$  และถัง  $C$  มีเกลือละลายอยู่แล้วถังละ 3000 lb ถ้าต้องการให้ถังทั้ง 3 ใสมีความเข้มข้นของเกลือที่เท่ากันตลอดสามารถทำได้โดยต่อท่อเชื่อมระหว่างถังทั้ง 3 ( $A \rightarrow B \rightarrow C \rightarrow A$ ) ดังรูป และใช้ปั๊มทำให้แต่ละกระแสมีอัตราการไหลเท่ากันที่ 50 gpm (gallon/min)

4.1 แสดงสมการเชิงอนุพันธ์ แสดงการเปลี่ยนแปลงของความเข้มข้น  $C_A$ ,  $C_B$ , และ  $C_C$  ตามลำดับ.

4.2 จงแสดงวิธีการหาคำตอบของสมการ

4.3 หาวลาคณน้อยที่สุดที่ทำให้ความเข้มข้นของสารทั้งสามถึงเท่ากัน (ถ้าใช้ Euler integration, สามารถใช้ step size = 10 ได้)

