

**PRINCE OF SONGKLA UNIVERSITY**  
**FACULTY OF ENGINEERING**

Midterm Examination Paper: Semester 2

Academic year : 2006

Date : December 19, 2006

Time : 9.00 – 12.00

Subject : 230-213 Chemical Engineering Thermodynamics

Room : R200

**คำสั่ง**

1. ทำทุกข้อ ลงในข้อสอบนี้
2. ให้ทำลงในที่ที่จัดไว้ให้ หากไม่พอ อนุญาตให้ทำด้านหลังได้
3. ใช้ดินสอทำได้
4. อนุญาตให้นำหนังสือและเอกสารการเรียนเข้าห้องได้
5. ห้ามยืมเอกสาร เครื่องคิดเลข ระหว่างการสอบ
6. สามารถสร้างสมมุติฐานการคำนวณได้ แต่ต้องมีเหตุผลที่ดีในการสนับสนุนการสร้างสมมุติฐานนั้น
7. คำตอบที่ได้ต้องแสดงหน่วยของคำตอบด้วย

ข้อที่	คะแนนเต็ม	คะแนนที่ได้
1	15	
2	10	
3	10	
4	35	
5	15	
6	15	
7	15	
<b>รวม</b>	<b>115</b>	

ผศ.ดร.จุไรวัลย์ รัตนะพิสิฐ  
ผู้ออกข้อสอบ

ทุจริตในการสอบ โทษขั้นต่ำคือ ปรับตกในรายวิชาที่ทุจริต และพักการเรียน 1 ภาคการศึกษา

**\*\*\*\*ข้อสอบมีทั้งหมด 7 ข้อ 10 หน้า โปรดตรวจความเรียบร้อยก่อนลงมือทำ\*\*\*\***

**ข้อควรระวัง:**

1. ถ้านศ.ต้องใช้วิธีการ **Trial and Error Method** เพื่อหาคำตอบของโจทย์แล้ว และหากไม่มีเวลาเพียงพอ ให้แสดงแนวทางการแก้คำตอบโดยสรุปได้ อย่าใช้เวลาส่วนใหญ่ไปกับการลองผิดลองถูกเพื่อแก้สมการ
2. แสดงวิธีการทำให้ชัดเจน เพื่อให้ผู้ตรวจเข้าใจถึงหลักคิดที่ทำ

## ข้อ 1 (คะแนนรวม 15 คะแนน) ความรู้ทั่วไปทางเทอร์โมไดนามิกส์สำหรับวิศวกรรมเคมี

จงใส่เครื่องหมาย  $\checkmark$  หน้าข้อที่ถูก หรือใส่เครื่องหมาย X หน้าข้อที่ผิด ในที่ว่าง \_\_\_\_\_ ของแต่ละข้อ (หรือแต่ละข้อย่อย)

- 1.1 \_\_\_\_\_ สำหรับระบบปิดของสารบริสุทธิ์ที่ดำเนินตามกระบวนการอุณหภูมิกคงที่แล้ว หากต้องการหาแนวโน้มการเปลี่ยนแปลงของเอนโทรปีเมื่อความดันระบบเปลี่ยนไป สามารถหาได้จากการทดลองที่ดำเนินการตามกระบวนการความดันคงที่ โดยทำการวัดค่าปริมาตรระบบที่อุณหภูมิต่างๆ
- 1.2 \_\_\_\_\_ สำหรับกระบวนการอุณหภูมิกคงที่แล้ว การเปลี่ยนแปลงพลังงานภายในของแก๊สอุดมคติจะมีทิศทางเพิ่มขึ้นเมื่อความดันระบบสูงขึ้น
- 1.3 \_\_\_\_\_ สำหรับระบบของสารบริสุทธิ์ในระบบปิด 2 แบบ โดยแต่ละแบบมีสถานะเริ่มต้นของสารทำงานเหมือนกัน หากดำเนินการด้วยกระบวนการที่แตกต่างกันแล้ว โดยที่ทั้งสองระบบมีสถานะสุดท้ายของสารทำงานเหมือนกันเช่นกัน จะได้ว่าการเปลี่ยนแปลงของพลังงานกิบส์ของระบบทั้งสองแบบจะมีค่าเท่ากันเสมอ
- 1.4 \_\_\_\_\_ ค่า B (second virial coefficient) ขึ้นอยู่กับอุณหภูมิ ความดัน และชนิดของแก๊ส
- 1.5 สำหรับระบบสารผสมแบบทวิภาค (binary system) ประกอบด้วยสาร 1 และสาร 2 ของ VLE แล้ว
- \_\_\_\_\_ 1.5.1 โมลแฟรคชันของสาร 1 ในเฟสของเหลวจะเท่ากับโมลแฟรคชันของสาร 1 ในเฟสไอเสมอ
- \_\_\_\_\_ 1.5.2 หากระบบนี้มีพฤติกรรมของสารผสมสอดคล้องกับกฎราอูลต์แล้ว ระบบนี้ไม่สามารถเกิดอะซิโตรีป
- \_\_\_\_\_ 1.5.2 ระบบของ VLE จะมีอุณหภูมิและความดันที่จุดวิกฤตที่ตลอดช่วง  $x_1 = 0$  จนถึง  $x_1 = 1.0$
- 1.6 สำหรับสารบริสุทธิ์ใดๆ ในระบบปิดที่เป็นแบบ VLE แล้ว
- \_\_\_\_\_ 1.6.1 พลังงานกิบส์ในเฟสของเหลวจะเท่ากับพลังงานกิบส์ในเฟสไอเสมอ
- \_\_\_\_\_ 1.6.2 อุณหภูมิและความดันใดๆ ในสถานะ VLE นั้น สมการของ Redlich Kwong จะให้คำตอบของค่าปริมาตรจำเพาะเชิงโมล 3 ค่า โดยค่าปริมาตรจำเพาะเชิงโมลที่เป็นคำตอบถูกต้องของระบบคือค่ากลางของทั้ง 3 ค่านั้น
- \_\_\_\_\_ 1.6.3 จำนวน degree of freedom ของระบบนี้ = 1

## ข้อ 2 (คะแนนรวม 10 คะแนน) ความรู้ทั่วไปของสมการสภาวะชนิดต่าง ๆ

## 2.1 (4 คะแนน) จงตอบคำถามสั้นๆ ในที่ที่เว้นว่างไว้

ค่า B ในสมการ virial equation (สมการ 3.38 ในเอกสารเรียน) หรือค่า b ในสมการ van der Waals (สมการ 3.40 ในเอกสารเรียน) บอกถึงอะไร

2.2 (6 คะแนน) จงใส่เครื่องหมาย  $\checkmark$  ในช่อง  ที่ถูกต้อง และหากตอบแบบมีข้อจำกัดความดัน ต้องใส่คำตอบสั้นๆ ว่า ข้อจำกัดของความดันอยู่ในช่วงใด เพื่อแสดงเงื่อนไขในการใช้สมการข้างล่างนี้หรือข้อสมมุติฐานของการพัฒนาสมการต่อไปนี

ชนิดสมการ	แรงกระทำระหว่างโมเลกุล	ข้อจำกัดความดันหรือช่วงความดันที่ควรใช้
กฎของแก๊สอุดมคติ	<input type="checkbox"/> มีแรงกระทำ <input type="checkbox"/> ไม่มีแรงกระทำ	<input type="checkbox"/> ไม่มีข้อจำกัดความดัน <input type="checkbox"/> มีข้อจำกัด (ระบุ)_____
สมการ virial	<input type="checkbox"/> มีแรงกระทำ <input type="checkbox"/> ไม่มีแรงกระทำ	<input type="checkbox"/> ไม่มีข้อจำกัดความดัน <input type="checkbox"/> มีข้อจำกัด (ระบุ)_____
สมการ Redlich Kwang	<input type="checkbox"/> มีแรงกระทำ <input type="checkbox"/> ไม่มีแรงกระทำ	<input type="checkbox"/> ไม่มีข้อจำกัดความดัน <input type="checkbox"/> มีข้อจำกัด (ระบุ)_____

ข้อ 3 (คะแนนรวม 10 คะแนน) การพิสูจน์กฎทางเทอร์โมไดนามิกส์  
จงแสดงให้เห็นว่าเมื่ออุณหภูมิตามสมบรูณ์ของระบบมีค่าเป็นบวกแล้ว

$$\left(\frac{\partial^2 H}{\partial S^2}\right)_p > 0$$

**ข้อ 4 (คะแนนรวม 35 คะแนน) สมการสภาวะและ residual properties**

แก๊สนอร์มัลบิวเทน (n-butane) มีการเปลี่ยนแปลงจากสภาวะเริ่มต้นที่อุณหภูมิ 323 K ความดัน 1 bar ไปยังสภาวะสุดท้ายที่อุณหภูมิ 595.14 K ความดัน 94.9 bar กำหนดให้:

1. ที่สภาวะเริ่มต้น แก๊สมีพฤติกรรมเป็นแก๊สอุดมคติ
2. ค่า heat capacity ของนอร์มัลบิวเทนเมื่อเป็นแก๊สอุดมคติแสดงได้ดังนี้

$$\frac{C_p^{ig}}{R} = 1.935 + 36.915 \times 10^{-3} T$$

โดยที่ T = อุณหภูมิสัมบูรณ์ในหน่วยเคลวิน (K)

\*\*หากจำเป็นต้องใช้สมการสภาวะเพื่อหาค่าต่างๆ ให้เลือกใช้วิธีการของ Lee Kesler ก่อน (หากท่านต้องการเลือกใช้วิธีการอื่นๆ ต้องบอกเหตุผลให้ชัดเจนที่ตัดสินใจเลือกแนวทางอื่นๆ)

จงแสดงการคำนวณดังต่อไปนี้

4.1 (10 คะแนน) ที่สภาวะสุดท้าย จงคำนวณหาปริมาตรเชิงโมลของแก๊ส

4.2 (5 คะแนน) จงแสดงเส้นทางการคำนวณและระบุค่าต่างๆ ที่ต้องใช้ เพื่อหาค่า  $\Delta H$  และ  $\Delta S$  ของระบบด้วยค่า residual enthalpy และ residual entropy (คำแนะนำ: เป็นเส้นทางคล้ายกับรูป 6.6 หน้า 229 ในเอกสารการเรียนประกอบ)

4.3. (20 คะแนน) จงหาการเปลี่ยนแปลงเอนทัลปีและเอนโทรปีของกระบวนการนี้



ข้อ 5 (คะแนนรวม 15 คะแนน) กฎของราอูลต์

สำหรับระบบ VLE ของสารผสมระหว่างอะซิโตน (1) และเบนซีน (2) ที่อุณหภูมิ  $60^{\circ}\text{C}$  ค่าโมลแฟรคชันของอะซิโตนในเฟสไอ  $y_1 = 0.4$  จงคำนวณหาความดันและองค์ประกอบของสารในเฟสของเหลว



**ข้อ 6 (คะแนนรวม 15 คะแนน) K-Value method ที่หาจาก De Priester Chart**

ไอผสมที่อุณหภูมิ  $90^{\circ}\text{F}$  ประกอบด้วยสาร 3 ชนิดคือ มีเทน (สาร 1), อีเทน (สาร 2) และโพรเพน (สาร 3) มีค่าโมลแฟรคชันทั้งหมด (overall composition) ของแต่ละสารดังนี้ มีเทน  $z_1 = 0.45$ , อีเทน  $z_2 = 0.3$ , โพรเพน  $z_3 = 0.5$  ดังตารางข้างล่าง ถ้าไอผสมทั้งหมดถูกส่งผ่านเข้าเครื่องควบแน่นแบบ partial condenser ทำให้บางส่วนของไอเกิดการควบแน่นเป็นของเหลว และส่วนที่เหลือยังคงเป็นไอ จากข้อมูลการทำงานของเครื่องควบแน่นพบว่าอัตราส่วนของจำนวนโมลของเฟสของเหลว  $\mathcal{L}$  ต่อโมลของไอผสมทั้งหมดที่เข้าสู่เครื่องควบแน่นเป็น 0.2:1 แล้ว จงใช้ K-Value method ที่หาจาก De Priester Chart (รูป 10.13-10.14) เพื่อคำนวณหาความดันของระบบ (psia) และโมลแฟรคชันขององค์ประกอบแต่ละตัวในเฟสไอและเฟสของเหลวที่ผ่านเครื่องควบแน่นนี้

สาร	$z_i$
มีเทน	0.2
อีเทน	0.3
โพรเพน	0.5

**ข้อ 7 (คะแนนรวม 15 คะแนน) กฎของ modified Raoult's law**

ระบบ VLE ระหว่างเอทานอล [Ethanol; (1)] กับ 1-โพรพานอล [1-Propanol; (2)] ที่อุณหภูมิ  $90^{\circ}\text{C}$  ถ้าเฟสของเหลวประกอบด้วย  $x_1 = 0.4$  อยู่สมดุลกับเฟสไอ จงคำนวณหาความดันที่สภาวะสมดุล (kPa) และหาองค์ประกอบเชิงโมลของแต่ละสารในเฟสไอ กำหนดให้

- ถ้าระบบเกิดเป็นอะซิโตรีปที่อุณหภูมิ  $90^{\circ}\text{C}$  แล้ว จะมีค่า  $x_1^{az} = y_1^{az} = 0.645$
- ที่อุณหภูมิ  $90^{\circ}\text{C}$   $P_1^{sat} = 158.25$  kPa และ  $P_2^{sat} = 76.91$  kPa
- ค่า activity coefficient ของแต่ละสารหาได้ดังนี้

$$\ln \gamma_1 = Ax_2^2$$

$$\ln \gamma_2 = Ax_1^2$$