

สมุดคู่มือ-ของเหลว สำหรับระบบสามองค์ประกอบของเบนซีน, โทลูอิน และเมตาไซลีน



นายทอง แก้ววิริยะกิจกุล

สถาบันวิทยบริการ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต

สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2541

ISBN 974-332-453-4

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

I 19236691 30 เม.ย. 2546

VAPOR-LIQUID EQUILIBRIUM FOR TERNARY SYSTEM OF BENZENE, TOLUENE
AND M-XYLENE



Mr. Tanong Kaewwiriyaikul

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Engineering in Chemical Engineering
Department of Chemical Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

Academic Year 1998

ISBN 974-332-453-4

หัวข้อวิทยานิพนธ์ สมดุลไอ-ของเหลว สำหรับระบบสามองค์ประกอบของเบนซีน, โทลูอีน และเมตาไซลีน
โดย นายทนง แก้ววิริยะกิจกุล
ภาควิชา วิศวกรรมเคมี
อาจารย์ที่ปรึกษา รองศาสตราจารย์ ดร.เกริกชัย สุกาญจน์จติ
อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม อาจารย์ชนิษฐา มาลัยเวช

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต



..... คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
(ศาสตราจารย์ นายแพทย์ ศุภวัฒน์ ชูติวงศ์)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

..... ประธานกรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร.จิรกานต์ เมืองนาโพธิ์)

..... อาจารย์ที่ปรึกษา
(รองศาสตราจารย์ ดร.เกริกชัย สุกาญจน์จติ)

..... อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม
(อาจารย์ชนิษฐา มาลัยเวช)

..... กรรมการ
(อาจารย์ ดร. สิริ้ง ปริชา นนท์)

พิมพ์เก็บฉบับแรกจัดพิมพ์โดยภาควิชาเคมี คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี กรุงเทพมหานคร

ทรง ก้าววิริยะกิจกุล : สมดุลไอ-ของเหลวสำหรับระบบสามองค์ประกอบของเบนซีน, โทลูอิน และเมตา
ไซลีน (VAPOR-LIQUID EQUILIBRIUM FOR TERNARY SYSTEM OF BENZENE, TOLUENE AND
M-XYLENE) อาจารย์ที่ปรึกษา : รศ.ดร. เกริกชัย สุกาญจน์จติ, อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม : อ.ชนิษฐา
มาลยเวช , 114 หน้า, ISBN 974-332-453-4.

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาสมดุลไอ-ของเหลวระบบสามองค์ประกอบของเบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีน และ
ระบบสององค์ประกอบของเบนซีน+โทลูอิน, เบนซีน+เมตาไซลีน และโทลูอิน+เมตาไซลีน โดยใช้เครื่องความดัน-
ปริมาตร-อุณหภูมิ(PVT) รุ่น 2370 ของรัสเซีย(Ruska) โดยการทดลองทั้งหมดจะเป็นการหาจุดเกิดฟองของระบบที่
อุณหภูมิคงที่ที่ 148.8, 158.6, 168.5 และ 178.4 °C ผลการทดลองที่ได้จะนำไปทดสอบกับสมการเพง-โรบินสัน โดย
ใช้ข้อมูลของระบบสององค์ประกอบหาค่า k_{ij} เฉลี่ยในแต่ละอุณหภูมิและทำนายผลในระบบสามองค์ประกอบ

จากผลการทดลองสององค์ประกอบคำนวณค่า k_{ij} เฉลี่ยแต่ละอุณหภูมิ และนำค่า k_{ij} เฉลี่ยที่ได้สร้าง
กราฟความสัมพันธ์ระหว่างอุณหภูมิกับค่า k_{ij} เฉลี่ยจะมีลักษณะเป็นกราฟเส้นตรง ส่วนการทำนายระบบสาม
องค์ประกอบโดยใช้สมการ k_{ij} จะทำนายผลได้ค่าความเบี่ยงเบนเฉลี่ยของความดันเป็น 0.0312, ค่าความเบี่ยงเบน
เฉลี่ยขององค์ประกอบเบนซีนในเฟสไอเป็น 0.018, ค่าความเบี่ยงเบนเฉลี่ยขององค์ประกอบของโทลูอินในเฟสไอเป็น
0.0227 และค่าความเบี่ยงเบนเฉลี่ยขององค์ประกอบของเมตาไซลีนเป็น 0.0232

โดยสรุปสมการเพง-โรบินสันสามารถใช้ทำนายจุดสมดุลสำหรับระบบสามองค์ประกอบของเบนซีน,
โทลูอินและเมตาไซลีนได้

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาควิชา วิศวกรรมเคมี
สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี
ปีการศึกษา 2541

ลายมือชื่อนิติสด กนก ใจวิริยะกิจกุล
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

C817332 : MAJOR CHEMICAL ENGINEERING
KEY WORD: VAPOR-LIQUID EQUILIBRIUM / BENZENE / TOLUENE / M-XYLENE
TANONG KAEWWIRIYAKIKUL : VAPOR-LIQUID EQUILIBRIUM FOR TERNARY SYSTEM OF BENZENE, TOLUENE
AND M-XYLENE. THESIS ADVISOR : ASSOC. PROF. KROEKCHAI SUKANJANAJTEE, Ph.D. THESIS CO-
ADVISOR : KHANITTA MALAYAWECH. 114 pp. ISBN 974-332-453-4.

Vapor-Liquid Equilibrium for binary and ternary systems of Benzene, Toluene and m-Xylene were investigated using PVT equilibrium cell. Decreasing pressure at constant temperature can provide bubble point, which can be used to define equilibrium state. Four temperatures, viz., 148.8, 158.6, 168.5 and 178.4 °C were chosen in this research. Binary interaction parameter, k_{ij} , obtained from binary system at each temperature were used to predict pressure and composition of vapor phase in ternary system.

Relationship between k_{ij} and temperature appears to be linear. The Peng-Robinson equation can predict the equilibrium state of ternary system using k_{ij} from binary system. It was found that average derivations of pressure, Benzene composition, Toluene composition and m-Xylene composition in vapor phase were 0.0312, 0.018, 0.0227 and 0.0312 respectively.

It is suggested that Peng-Robinson equation can be used to predict ternary system for this research.

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาควิชา.....วิศวกรรมเคมี
สาขาวิชา.....วิศวกรรมเคมี
ปีการศึกษา..... 2541

ลายมือชื่อนิสิต..... ทพว 11 (ตรีวิชาเอก)
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา.....
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม.....

กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้สำเร็จลุล่วงได้ด้วยความช่วยเหลือจากหลายๆท่าน ผู้วิจัยขอ
ขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร.เกริกชัย สุภาบุญจันท์ อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ และ
อาจารย์ชินิษฐา มาลัยเวช อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม ที่ได้ให้คำปรึกษาและแนะนำในการพัฒนางาน
วิจัย ตลอดจนตรวจทานแก้ไขวิทยานิพนธ์จนเสร็จสมบูรณ์

ขอขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร.จิรกานต์ เมืองนาโพธิ์ ประธานกรรมการ และ
อาจารย์ ดร. สิริรุ่ง ปริษานนท์ กรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ซึ่งได้ให้ความสนใจ และให้ข้อคิดเห็นที่
เป็นประโยชน์ต่องานวิจัยนี้

ขอขอบพระคุณ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ยิ่งยศ เขมะโยธิน หัวหน้าภาควิชาปิโตรเลียมและ
เหมืองแร่ ที่กรุณาอนุญาตในการใช้อุปกรณ์เครื่อง PVT และ GC ตลอดจนให้ความสะดวกในการ
ใช้สถานที่

ขอขอบคุณเพื่อน ๆ และน้อง ๆ ที่ได้ให้ความช่วยเหลือ และคำแนะนำที่เป็นประโยชน์ โดยเฉพาะเพื่อน ๆ และน้อง ๆ สมาชิกห้องกลุ่มวิจัยเทอร์โมไดนามิกส์และกลุ่มวิจัยวิศวกรรมชีวเคมี ที่ให้
ความช่วยเหลือ ตลอดจนให้กำลังใจแก่ผู้วิจัย

ท้ายนี้ผู้วิจัยใคร่ขอกราบขอบพระคุณบิดามารดา ซึ่งคอยให้กำลังใจ และสนับสนุนผู้วิจัย
ในการทำงานวิจัยมาโดยตลอดจนสำเร็จการศึกษา

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญ.....	ช
สารบัญตาราง.....	ฅ
สารบัญรูป.....	ญ
สัญลักษณ์.....	ฎ
บทที่	
1 บทนำ.....	1
1.1 วัตถุประสงค์.....	2
1.2 ขอบเขตงานวิจัย.....	2
2 ตรวจสอบเอกสาร.....	3
2.1 ผลการทดลองเกี่ยวกับสมดุไล-ของเหลวของระบบ เบนซีน,โทลูอิน และ เมตาไซลีนที่ผ่านมา.....	4
2.2 แนวทางในการดำเนินการทดลอง.....	8
2.3 แนวทางในการวิเคราะห์.....	9
3 ทฤษฎี.....	13
3.1 ความดันไอ.....	13
3.2 เฟสไดอะแกรม.....	14
3.3 สมการสภาวะ.....	17
3.4 การหาจุดสมดุไล-ของเหลวโดยใช้สมการสภาวะ.....	20
3.5 สมการคณิตศาสตร์ที่ใช้ช่วยในการคำนวณ.....	22
4 อุปกรณ์และวิธีดำเนินงานวิจัย.....	24
4.1 อุปกรณ์.....	24
4.2 สารเคมี.....	26
4.3 วิธีการวิเคราะห์ก๊าซโครมาโตกราฟี.....	26
4.4 วิธีการทดลองหาความดันไอของสารสามองค์ประกอบและสององค์ประกอบ.....	27

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
5 ผลการทดลองและวิเคราะห์ผลการทดลอง.....	31
5.1 ผลการทดลองที่สมดุไล-ของเหลวของระบบตามองค์ประกอบและสอง องค์ประกอบ.....	31
5.2 การทดสอบโปรแกรมกับผลการทดลอง.....	33
6 สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ.....	43
6.1 สรุปผลการทดลอง.....	43
6.2 ข้อเสนอแนะ.....	44
รายการอ้างอิง.....	45
ภาคผนวก.....	47
ประวัติผู้วิจัย.....	114

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
2.1 ผลการทดลองที่จุดสมดุลของระบบโกลูอิน(1)กับเมตาโซลิน(2)ของ Willman และ Teja(1985).....	4
2.2 สมดุลไอ-ของเหลวของระบบเบนซีน(1)-โกลูอิน(2)ของ Klara และคณะ (1987).....	5
2.3 แสดงค่า k_{ij} และค่าพารามิเตอร์ของ UNIQUAC ที่คำนวณได้.....	6
2.4 สมดุลไอ-ของเหลวของระบบเบนซีน(1)กับโกลูอิน(2) ที่ ความดัน 1 บรรยากาศ ของ Gültekin (1990).....	6
2.5 สมดุลไอ-ของเหลวของระบบเบนซีน(1)กับเมตาโซลิน(2) ที่ความดัน 1 บรรยากาศ ของ Gültekin (1990).....	7
2.6 สมดุลไอ-ของเหลวของระบบโกลูอิน(1)กับเมตาโซลิน(2) ที่ความดัน 1 บรรยากาศ ของ Gültekin (1990).....	7
2.7 สมดุลไอ-ของเหลวของระบบเบนซีน(1), โกลูอิน(2)กับเมตาโซลิน(3) ที่ความดัน 1 บรรยากาศ ของ Gültekin (1990).....	8
2.8 ค่าคงที่ของสมการไรเดิล.....	9
4.1 แสดงความเข้มข้นอย่างคร่าวๆ ของสารสามองค์ประกอบที่ต้องผสม.....	29
4.2 แสดงความเข้มข้นอย่างคร่าวๆ ของสารสององค์ประกอบที่ต้องผสม.....	29
5.1 แสดงค่า k_{ij} ที่คำนวณได้ตามอุณหภูมิ.....	33
5.2 ค่าความเบี่ยงเบนเฉลี่ยของการคำนวณความดันและองค์ประกอบของเฟสไอของระบบสององค์ประกอบ.....	35
5.3 ค่าความเบี่ยงเบนเฉลี่ยของการคำนวณความดันและองค์ประกอบของเฟสไอของระบบสามองค์ประกอบ.....	35

สถาบันวิจัยบริการ
 จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญรูป

รูปที่	หน้า
2.1 แสดงเส้นไทลोनที่เกิดจุดอะซิโโทปของระบบ เบนซีน(1)+ไซโคลเฮกเซน (2)+1-โพรพานอล(3) ที่ 333.15 องศาเซลเซียส	3
2.2 เครื่องมือของ Scott M. Klara และคณะ (1987).....	9
2.3 ไดอะแกรมในการหาค่าพารามิเตอร์ k_{ij}	10
3.1 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง x-y ของเฮกเซน-ไตรเอทิลเอมมาย (hexane-triethylamine) ที่อุณหภูมิ 60 °ซ	14
3.2 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง x-y ของคลอโรฟอร์ม-อะซิโตน (chloroform-acetone) ที่อุณหภูมิ 35.17 °ซ	15
3.3 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ความดันกับเศษส่วนโมล ของระบบเฮกเซน-ไตรเอทิลเอมมาย ที่อุณหภูมิ 60 °ซ.....	15
3.4 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง อุณหภูมิกับเศษส่วนโมล ของระบบเฮกเซน-ไตรเอทิลเอมมาย ที่ความดัน 0.7 บาร์	16
3.5 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ความดัน,อุณหภูมิและเศษส่วนโมล ของระบบเฮกเซน-ไตรเอทิลเอมมาย	16
3.6 แสดงวิธีการคำนวณหาความดันและองค์ประกอบของเฟสของไอ.....	21
3.7 แสดงวิธีการหาจุดต่ำสุดของวิธี Fibonacci method.....	23
4.1 เครื่อง PVT รุ่น 2370 ของบริษัท Ruska.....	24
4.2 เครื่องก๊าซโครมาโตกราฟี รุ่น 6890.....	25
4.3 แสดงกระบอกแรงดันของเครื่อง PVT.....	30
5.1 กราฟไทลोनของระบบเบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีนที่อุณหภูมิห้อง 150 °ซ	31
5.2 กราฟไทลोनของระบบเบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีนที่อุณหภูมิห้อง 160 °ซ	32
5.3 กราฟไทลोनของระบบเบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีนที่อุณหภูมิห้อง 170 °ซ	32
5.4 กราฟไทลोनของระบบเบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีนที่อุณหภูมิห้อง 180 °ซ	33
5.5 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างค่า k_{ij} กับอุณหภูมิ.....	34
5.6 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+โทลูอินที่ 148.8 °ซ กับจุดการทดลอง.....	36
5.7 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+โทลูอินที่ 158.6 °ซ กับจุดการทดลอง.....	36
5.8 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+โทลูอินที่ 168.5 °ซ กับจุดการทดลอง.....	37
5.9 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+โทลูอินที่ 178.4 °ซ กับจุดการทดลอง.....	37

สารบัญรูป(ต่อ)

ตารางที่	หน้า
5.10 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+เมตาไซลีนที่ 148.8 °ซ กับจุดการทดลอง.....	38
5.11 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+เมตาไซลีนที่ 158.6 °ซ กับจุดการทดลอง.....	38
5.12 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+เมตาไซลีนที่ 168.5 °ซ กับจุดการทดลอง.....	39
5.13 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบเบนซีน+เมตาไซลีนที่ 178.4 °ซ กับจุดการทดลอง.....	39
5.14 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบโทลูอิน+เมตาไซลีนที่ 148.8 °ซ กับจุดการทดลอง.....	40
5.15 กราฟเฟสไดอะแกรมของระบบโทลูอิน+เมตาไซลีนที่ 158.6 °ซ กับจุดการทดลอง.....	40
5.16 แสดงเส้นไทโลนเปรียบเทียบระหว่างการทดลองกับการคำนวณของระบบ เบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีน ที่ 148.8 °ซ	41
5.17 แสดงเส้นไทโลนเปรียบเทียบระหว่างการทดลองกับการคำนวณของระบบ เบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีน ที่ 158.6 °ซ	41
5.18 แสดงเส้นไทโลนเปรียบเทียบระหว่างการทดลองกับการคำนวณของระบบ เบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีน ที่ 168.5 °ซ	42
5.19 แสดงเส้นไทโลนเปรียบเทียบระหว่างการทดลองกับการคำนวณของระบบ เบนซีน+โทลูอิน+เมตาไซลีน ที่ 178.4 °ซ	42

สัญลักษณ์

A,B,C	=	ค่าคงที่สมการแอนโทนิก(Antoine equation)
a,b	=	ค่าคงที่แวนเดอร์วาลส์
a_i, b_i, c_i	=	ค่าพารามิเตอร์ในกฎการผสม
C_1, C_2, C_3, C_4	=	ค่าคงที่ในสมการไรเคิล
C_1, C_2, C_3, C_4, C_5	=	ค่าคงที่ในสมการความดันไอ
$f(x_i)$	=	ฟังก์ชันของตัวแปร x ในลำดับที่ k
$f'(x_i)$	=	สมการ differential ของฟังก์ชันของตัวแปร x ในลำดับที่ k
F	=	อัตราการป้อนใน flash drum
f_i^l	=	ฟูกาซิตีขององค์ประกอบ i ในเฟสไอ
f_i^v	=	ฟูกาซิตีขององค์ประกอบ i ในเฟสของเหลว
ΔH_V	=	ค่าความร้อนแฝงของการกลายเป็นไอ
k_{ij}	=	binary interaction parameter
$k_{a_1}, k_{a_{ij}}, k_{1_{ij}}, k_{2_{ij}}$	=	binary interaction parameter ในกฎการรวมของ a_{ij}
k_c	=	binary interaction parameter ในกฎการรวมของ b_{ij}
K_i	=	equilibrium ratio จะมีค่าเท่ากับ y_i/x_i
L	=	อัตราไหลออกของของเหลวใน flash drum
L_k	=	ความยาวช่วงรอบ k ของการคำนวณในวิธี Fibonacci
L_0	=	ความยาวช่วงแรกของการคำนวณในวิธี Fibonacci
N หรือ n	=	จำนวนข้อมูล
OBF	=	ออฟเจกทีฟฟังก์ชัน(Objective function)
P	=	ความดัน(กิโลปาสคาล)
P^s	=	ความดันไอของสารบริสุทธิ์ (กิโลปาสคาล)
P_{exc}	=	ความดันไอจากการทดลอง (กิโลปาสคาล)
P_{ca}	=	ความดันไอจากการคำนวณ (กิโลปาสคาล)
P_c	=	ความดันวิกฤต (กิโลปาสคาล)
ΔP	=	ความผิดพลาดสัมบูรณ์เฉลี่ย
R	=	ค่าคงที่ของก๊าซ 8.314 จูล/โมล.กิโลปาสคาล/(กรัมโมล. องศาเซลเซียส)
T	=	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)

สัญลักษณ์ (ต่อ)

T_c	=	อุณหภูมิวิกฤต (องศาเซลเซียส)
V	=	อัตราการไหลของไอใน flash drum
V	=	ปริมาตร (ลูกบาศก์เมตร)
V_c	=	ปริมาตรวิกฤต (ลูกบาศก์เมตร)
x_i	=	ความเข้มข้นของสาร i ในเฟสของเหลวหน่วยเป็น สัดส่วนโดยโมล
x_k	=	ตัวแปรลำดับที่ k
y_i	=	ความเข้มข้นของสาร i ในเฟสไอหน่วยเป็น สัดส่วนโดยโมล
y_{exp}	=	ความเข้มข้นของสาร i ในเฟสไอที่ได้จากการทดลอง
y_{cal}	=	ความเข้มข้นของสาร i ในเฟสไอที่ได้จากการคำนวณ
Δy_i	=	ค่าความผิดพลาดสัมบูรณ์เฉลี่ยของความเข้มข้นของสาร i ในเฟสไอ
Z_L	=	Compressibility factor ของเฟสของเหลว
Z_V	=	Compressibility factor ของเฟสไอ
γ_i	=	Activity coefficient ของสาร i
ρ	=	ความหนาแน่น (g/ml)
ϕ_i^L	=	fugacity coefficient ของสาร i ในเฟสของเหลว
ϕ_i^V	=	fugacity coefficient ของสาร i ในเฟสไอ
ω	=	อะเซนทริกแฟกเตอร์ (acentric factor)

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย