การเตรียมถ่านดูดซับจากกะลามะพร้าวด้วยการต้มกับสารละลายซิงค์คลอไรด์สำหรับการดูดซับเอทานอลในน้ำ



นางสาว คณิตา วัฒนะกิจ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี คณะวิศวกรรมเคมี จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2545 ISBN 974-17-1023-2 ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

PREPARATION OF CARBON ADSORPBENTS FROM COCONUT SHELL BY BOILING IN ZnCl2 SOLUTION FOR ADSORPTION OF ETHANOL IN WATER

Miss Kanita Wattanakit

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering in Chemical Engineering

Department of Chemical Engineering

Faculty of Engineering

Chulalongkorn University

Academic Year 2002

ISBN 974-17-1023-2

หัวข้อวิทยานิพนธ์	การเตรียมถ่านดูดซับจากกะลามะพร้าวด้วยการต้มกับสารละลายซิงค์
	คลอไรด์สำหรับการดูดซับเอทานอลในน้ำ
โดย	นางสาว คณิตา วัฒนะกิจ
สาขาวิชา	วิศวกรรมเคมี
อาจารย์ที่ปรึกษา	ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. เดชา ฉัตรศิริเวช
คณะวิศวกรรม หนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตร	ศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วน ปริญญามหาบัณฑิต
υ	
	การรมศาสตร์
(ମମଷ୍ଡ	เราจารย์ ดร.สมศักดิ์ ปัญญาแก้ว)
คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ 	d- o- ประธานกรรมการ
(ผู้ช่วย	ศาสตราจารย์ ดร.วิจิตรา จงวิศาล)
	ได้งา สุดเพิ่รใหญ่ อาจารย์ที่ปรึกษา
(ผู้ช่วย	ศาสตราจารย์ ดร.เดชา ฉัตรศิริเวช)
	ว้าง
(ผู้ช่วย	ศาสตราจารย์ ดร.สุทธิชัย อัสสะบำรุงรัตน์)
	กรรมการ ศาสตราจารย์ ดร.ประเสริฐ ภวสันต์)

คณิตา วัฒนะกิจ : การเตรียมถ่านดูดซับจากกะลามะพร้าวด้วยการต้มกับสารละลายซิงคลอไรด์ สำหรับการดูดซับเอทานอลในน้ำ (PREPARATION OF CARBON ADSORBENTS FROM COCONUT SHELL BY BOILING IN $ZnCl_2$ SOLUTION FOR ADSORPTION OF ETHANOL IN WATER) อ. ที่ปรึกษา :ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.เดชา ฉัตรศิริเวช, 57 หน้า.

ISBN 974-17-1023-2

ถ่านดูดซับที่เตรียมจากการต้มกะลามะพร้าวกับสารละลายซิงค์คลอไรด์ร้อยละ 80 โดยน้ำหนักที่ อุณหภูมิจุดเดือดของสารละลาย ศึกษาผลของเวลาในการต้ม และ ขนาดของกะลามะพร้าว โดยการหา ลักษณะสมบัติของถ่านดูดซับ การต้มที่เวลา 3 ชั่วโมงได้ค่าพื้นที่ผิวจำเพาะเพิ่มขึ้นเป็น 253 ตารางเมตรต่อ กรัม ขณะที่ค่าการดูดซับไอโอดีนเพิ่มถึง 510 มิลลิกรัมต่อกรัม ลักษณะสมบัติทั้งสองเพิ่มขึ้นเป็น 342 ตารางเมตรต่อกรัม และ 636 มิลลิกรัมต่อกรัม ตามลำดับเมื่อลดขนาดของกะลามะพร้าวจาก 7x7 ตารางเซนติเมตร เป็น 2x2 ตารางเซนติเมตร

สำหรับการดูดซับเอทานอลในน้ำแบบจำลองสมดุลการดูดซับทั้งหมดสอดคล้องกับแบบจำลองสม ดุลการดูดซับของแลงเมียร์และแบบจำลองสมดุลการดูดซับของเฮนรี่ พบว่าปริมาณการดูดซับสูงสุดสอด คล้องกับค่าการดูดซับไอโอดีนของถ่านดูดซับที่เตรียมขึ้น ขณะที่ค่าคงที่สมดุลการดูดซับของแลงเมียร์ของ ถ่านดูดซับที่เตรียมขึ้นมีค่าใกล้เคียงกันและค่าคงที่สมดุลการดูดซับของเฮนรี่มีค่าใกล้เคียงกันเช่นกัน

ลายมือชื่อนิสิต *ดูคโกา อิตมะก*ัง ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา *โกโ* จักระทัก ## 4370241821 :MAJOR CHEMICAL ENGINEERING

KEY WORD: ETHANOL ADSORPTION / COCONUT SHELL / ZINC CHLORIDE

KANITA WATTANAKIT :PREPARATION OF CARBON ADSORBENTS FROM COCONUT SHELL BY BOILING IN ZnCl₂ SOLUTION FOR ADSORPTION OF ETHANOL IN WATER THESIS ADVISOR :ASISTANT PROFESSOR DEACHA CHATSIRIWECH,Ph.D.,57pp. ISBN.974-17-1023-2

Carbon adsorbents were prepared from coconut shell by boiling in 80 %wt zinc chloride solution. Effect of period and the size of coconut shell on preparation were investigated. As an increase in period to 3 hours, surface area increased slightly to $253 \text{ m}^2/\text{g}$, While iodine adsorption rose significantly to 510 mg/g. Both characteristics could be improved to $342 \text{ m}^2/\text{g}$ and 636 mg/g, respectively, by reducing the size of coconut shell from $7x7 \text{ cm}^2$ to $2x2 \text{ cm}^2$.

For adsorption of ethanol in water, the isotherms agreed very well with Henry's and Langmuir's models. It was found that the maximum amount adsorbed corresponded to the iodine adsorption of prepared adsorbents. While the adsorption Henry constants of prepared adsorbents were close to one another and the adsorption Langmuir constants of prepared adsorbents were close to one another too.

กิตติกรรมประกาศ

ผู้จัดทำวิทยานิพนธ์ขอขอบพระคุณอาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. เดชา ฉัตรศิริเวช ที่กรุณาให้ความเอาใจใส่และให้คำแนะนำที่เป็นประโยชน์สำหรับงานวิจัยนี้ด้วย ดีตลอดมา

ขอขอบคุณประธานกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. วิจิตรา จงวิศาล และคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.สุทธิชัย อัสสะบำรุงรัตน์ และ ผู้ช่วย ศาสตราจารย์ ดร.ประเสริฐ ภวสันต์ สำหรับความช่วยเหลือ ตั้งแต่การตรวจสอบโครงร่างวิทยา นิพนธ์ ตลอดจนข้อเสนอแนะต่างๆในงานวิจัย

ขอขอบคุณ คุณพิบูลย์ เกิดโภคทรัพย์ เจ้าหน้าที่ศูนย์เครื่องมือวิเคราะห์ และเจ้าหน้าที่ ห้องปฏิบัติการทุกท่านที่ช่วยให้คำแนะนำและอำนวยความสะดวกด้วยดีตลอดมา

ขอขอบคุณบริษัท คาร์โบกาญจน์ จำกัดที่เอื่อเฟื้อถ่านดูดซับอุตสาหกรรมเพื่อใช้ในงาน วิจัย

ท้ายที่สุด ขอขอบคุณครอบครัวและเพื่อนๆที่ช่วยสนับสนุนและเป็นกำลังใจด้วยดีตลอดมา

สารบัญ



				ИИ
บทคัดย่อ(ภา	าษาไทย)			1
บทคัดย่อ(ภา	าษาอังกฤษ	ł)		ঀ
กิตติกรรมปร	ะกาศ		, 	- ପ୍ର
สารบัญ	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •			ช
สารบัญภาพ	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •		••••	ល
สารบัญตารา	١٩			. J]
สัญลักษณ์แล	ละอักษรย่อ	1	•••••	. ฏ
1. บทนำ				1
2. การผลิตถ่	านดูดซับกั	้บการดูดซับของเหลงผสม		.4
2.1	การผลิ	ตถ่านดูดซับในอุตสาหกรรม		4
	2.1.1	- การผลิตถ่านดูดซับในอุตสาหกรรม		4
	2.1.2	การผลิตถ่านดูดซับในงานวิจัยต่างๆ		. 5
2.2	การดูด	ขับของเหลวองค์ประกอบเดียว		.10
2.3	=	าารดูดซับของเหลวผสม		
3 ขั้นตอนกา	ารผลิตถ่าน	- เดูดซับและการดูดซับของเหลวผสม		14
3.1		ี ตถ่านดูดซับ		
	3.1.1	วัสดุและอุปกรณ์		
	3.1.2	วิธีการเตรียมถ่านดูดซับ	•••••	15
	3.1.3	ลักษณะสมบัติของถ่านดูดซับ		
3.2	การวัด	สมดุลการดูดซับ		
	3.2.1	้ การวัดสมดุลการดูดซับและอัตราการดูดซับน้ำเฉลี่ย		
	3.2.2	การวัดสมดุลการดูดซับเอทานอล		
4. ผลการท		าารวิเคราะห์		
4.1		ะสมบัติถ่านดูดซับ		
4.2		ขับน้ำด้วยแรงตึงผิว		

				หน้า
	4.3	การดูด	ซับเอทานอลในน้ำ	. 29
5	บทสรุป	และข้อเ	สนอแนะ	34
	5.1	บทสรุป		34
	5.2	ข้อเสนช	อแนะ	34
รายกา	รอ้างอิง			35
ภาคผน	เวก	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •		37
	ภาคผน	ח חמ	ตัวอย่างการคำนวณ	37
		ก.1	ค่าไอโอดีน	. 37
		n.2	วิธีการคำนวณหาปริมาณการดูดซับ	. 40
		ก.3	การคำนวณอัตราการดูดซับน้ำและอัตราการดูดซับเอทานอล	41
		ก.4	อุปกรณ์วัดสมดุลการดูดซับ	43
		n.5	ลักษณะสมบัติของซิงค์คลอไรด์	.44
		ก.6	แบบจำลองของเฮนรี่และแลงเมียร์	47
	ภาคผน	วก ข	ข้อมูลการทดลอง	49
	ภาคผน	วก ค	ไอโซเทอมการดูดซับ	52
ประวัติ	ผ้เขียน		×	57

สารบัญภาพ

ภาพปร	ะกอบ	หน้า
1.1	กรรมวิธีการผลิตถ่านดูดซับในระดับงานวิจัย	9
2.2	แรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลของของเหลว	10
2.3	วิธีวัดความตึงผิวโดยใช้หลอดคะปิลลารี	11
2.4	สมดุลการดูดซับพื้นฐาน	12
4.1	ตัวอย่างหนึ่งของปฏิกิริยาการกำจัดน้ำชองเซลลูโลส	19
4.2	ตัวอย่างทิศทางการเข้าทำปฏิกิริยาของสารละลายชิงค์คลอไรด์	20
4.3	ตัวอย่างหนึ่งของการแยกตัวของน้ำตาลโมเลกุลเดี่ยว	22
4.4	ตัวอย่างหนึ่งของปฏิกิริยากำจัดน้ำของน้ำตาลโมเลกุลเดี่ยว	.22
4.5	ลักษณะผิวของถ่านดูดซับที่ได้จากการทดลอง	25
4.6	ลักษณะพื้นผิวของกะลามะพร้าว	26
4.7	ลักษณะพื้นผิวถ่านPHO	26
4.8	แสดงสมดุลการดูดซับเอทานอลด้วยถ่านดูดซับชนิด 7300,2300และPHO	29
4.9	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ7300และ	:
	ถ่านดูดซับ 7300 บด	32
4.10	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ2300และ	:
	ถ่านดูดซับ 2300 บด	32
4.11	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ7300บด	
	ถ่านดูดซับ 2300 บดและถ่านดูดซับPHO	33
ก.3	อุปกรณ์วัดสมดุลการดูดซับ	43
ก.4	กราฟมาตรฐาน	44
ก.5.1	ความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นของสารละลายซิงคลอไรด์กับค่าความเป็น	
	กรดเบส	44
ก.6.1	ความสัมพันธ์เชิงเส้นของสมดุลการดูดซับเอทานอลบนถ่านดูดซับ2300,7300และ	
	ถ่านดูดซับPHO ของแบบจำลองการดูดซับของเฮนรี่	48
ก.6.2	ความสัมพันธุเชิงเส้นของสมดุลการดูดซับเอทานอลบนถ่านดูดซับ2300,7300และ	
	ถ่านดูดซับPHO ของแบบจำลองการดูดซับของแลงเมียร์	48
ค.1	สมคุลการดูดซับเอทานอลด้วยถ่านดูดซับ 7300 และ 2300	52
ค.2	สมดุลการดูดซับเอทานอลด้วยถ่านดูดซับ 7300 ,2300และถ่านดูดซับPHO	53

สารบัญตาราง

ตา	ราง			หน้
	1.1	แสดงบ	โรมาณพลังงานที่ใช้ในการผลิตเอทานอลร้อยละ 99 ขึ้นไปด้วยกระบวนการแย	เก
		ประเภ	ทต่างๆ	2
	2.1	แสดงแ	บบจำลองสมดุลการดูดซับ	12
	2.2	แสดงค์	ำการแพร่ของก๊าซ	13
	2.3	แสดงค์	ำการแพร่ของของเหลว	13
	4.1	แสดงลิ	ักษณะถ่านกะลามะพร้าวที่เผา ณ อุณหภูมิ 200 °C และ 350°C	21
	4.2	แสดงลิ	ักษณะสมบัติของถ่านดูดซับที่เตรียมได้	23
			ารเปรียบเทียบลักษณะสมบัติของถ่านดูดซับ	27
	4.4	แสดงบ	ริมาณการคูดซับน้ำและอัตราการคูดซับน้ำเฉลี่ยของถ่านคูดซับชนิด	
	ต่าง	าๆ		28
	4.5	แสดงอิ	ัตราการดูดซับเอทานอลต่อมวลของถ่านดูดซับของถ่านดูดซับชนิดต่างๆ	30
	4.6	แสดงค่	าคงที่สมดุลการดูดซับและปริมาณการดูดซับสูงสุดต่อมวลของถ่านดูดซับ	31
		n. 3	แสดงอัตราการดูดซับน้ำของถ่านดูดซับชนิดต่างๆ	41
		ก.3.2	แสดงอัตราการดูดซับน้ำของถ่านดูดซับชนิดต่างๆ	. 42
		ก.5.2	สมบัติทางกายภาพของซิงค์คลอไรด์	45
		ก.5.3	คุณสมบัติพื้นฐานของถ่านดูคซับอุตสาหกรรมPHO	46
		ช.1	แสดงลักษณะสมบัติของถ่านดูดซับที่เตรียมได้จากการทดลอง	
		ข.2	แสดงสมบัติพื้นฐานของถ่านดูดซับที่น้ำมาดูดซับเอทานอลในน้ำ	
		1.3	แสดงปริมาณการดูดซับน้ำสูงสุดต่อมวลของถ่านดูดซับและอัตราการดูดซับ	น้ำ
		ของถ่า	นดูดซับชนิดต่างๆ	50
		ข.4	แสดงค่าคงที่สมดุลการดูดซับและปริมาณการดูดซับสูงสุดต่อมวล	
			นดูดชับ	51
		ๆ 5	แสดงจัตราการดดซึ่งแจทางเดอต่องเกอของก่างเดดซังเซงโดต่างๆ	51

สารบัญ (ต่อ)

		_
		หน้า
ค.3	แสดงปริมาณการดูดซับน้ำในช่วงเวลาต่างๆของถ่านดูดซับ 7300 ,7300บด	53
ค.4	แสดงปริมาณการดูดซับน้ำในช่วงเวลาต่างๆของถ่านดูดซับ 2300 ,2300บด	54
ค.5	แสดงปริมาณการดูดซับน้ำในช่วงเวลาต่างๆของถ่านดูดซับ PHO	54
ค.6	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ7300	
	และถ่านดูดซับ 7300 บด	55
ค.7	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ2300	
	และถ่านดูดซับ 2300บด	55
ค.8	แสดงความเข้มข้นของเอทานอลที่เหลือในระบบที่เวลาต่างๆของถ่านดูดซับ7300บด	
	ถ่านดูดซับ 2300 บดและถ่านดูดซับPHO	56

ល្ង

สัญลักษณ์และอักษรย่อ

สัญลักษณ์

b _ı	ค่าคงที่สมดุลการดูดซับของแลงเมียร์
b _n	ค่าคงที่สมดุลการดูดซับของเฮนรี่
В	ค่าคงที่สมดุลการดูดซับแบบเบท
C _e	ความเข้มข้นของตัวถูกละลายที่จุดสมดุล(g/I)
C_s	ความสามารถในการละลายของตัวถูกละลายในสารละลาย
	ที่จุดสมดุล(g/l)
D _v	ค่าการแพร่ของก๊าซ(cm²/s)
D _L	ค่าการแพร่ของของเหลว(cm²/s)
9	ค่าคงที่อัตราเร่งของความใน้มถ่วงของโลก
h	ความสูงของของเหลวในหลอดคะปิลลารี
K	ค่าคงที่สมดุลการดูดซับของฟรอยดลิช
P	ความดัน(atm)
-	รัศมีของคะปิลลารี
Т	อุณหภูมิ(K)
×	ปริมาณที่ถูกดูดซับ(mg/g)
X _m	ปริมาณที่ถูกดูดซับสูงสุด(mg/g)

อักษรกรีก

- γ แรงตึ้งผิวของของเหลว
- ρ ความหนาแน่นของของเหลว