

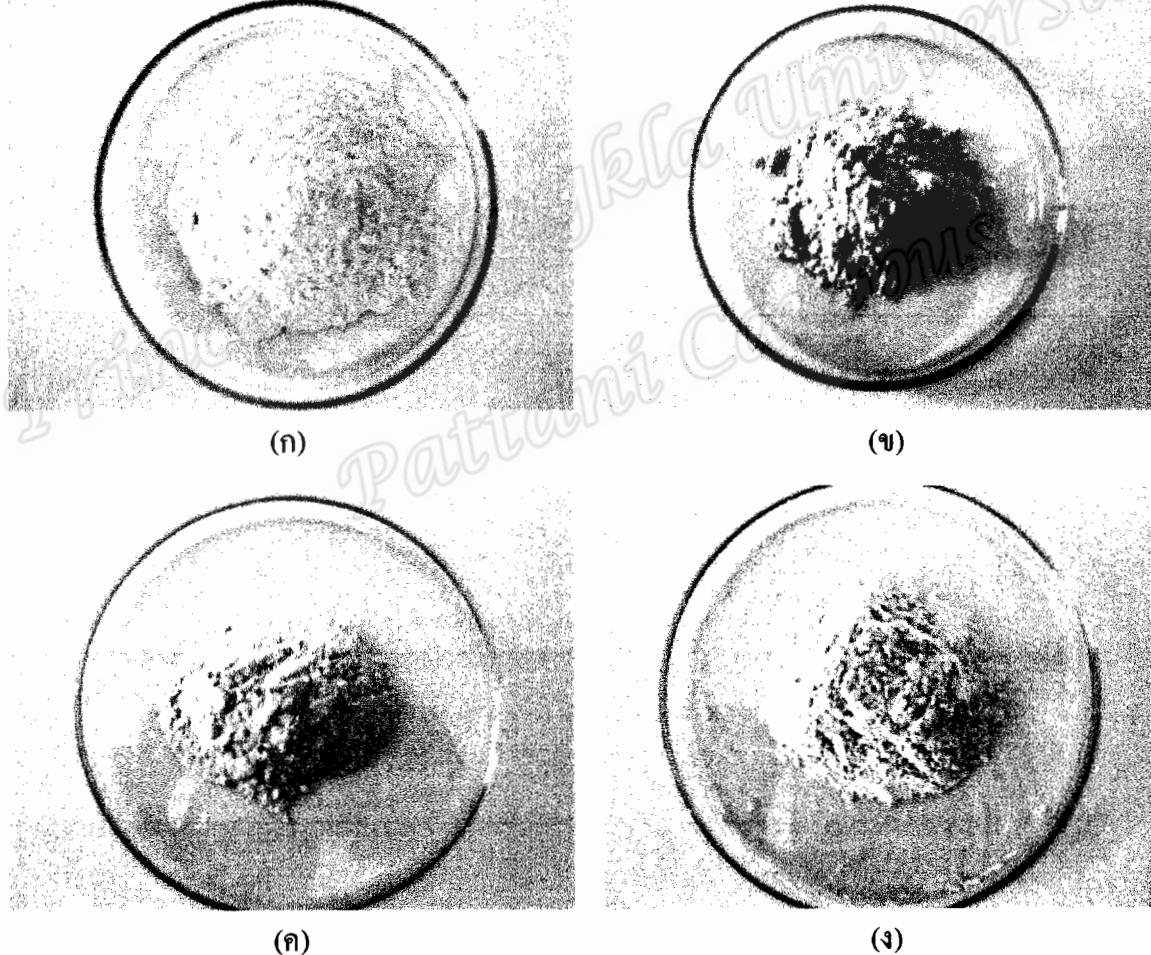
บทที่ 4

ผลการวิจัยและอภิปราย

4.1 ตัวอย่างเบนโทไนท์ธรรมชาติและเบนโทไนท์คัดแปลงที่เตรียมได้

4.1.1 ลักษณะทางกายภาพของเบนโทไนท์ธรรมชาติและเบนโทไนท์คัดแปลง

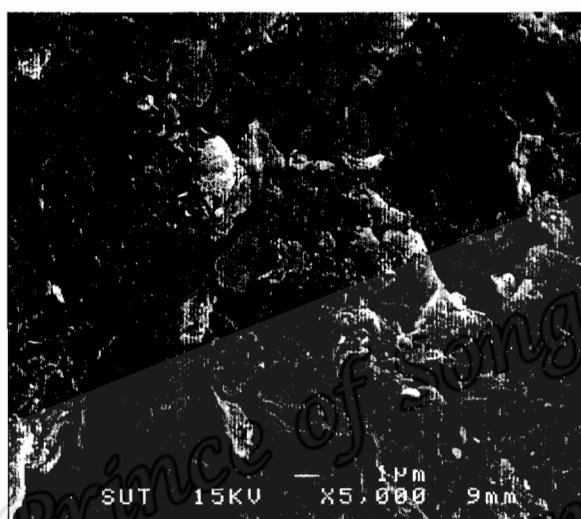
ตัวอย่างเบนโทไนท์ที่เตรียมได้มีลักษณะคล้ายคลึงกันคือเป็นผงละเอียดคล้ำขึ้น แต่มีสีที่แตกต่างกันโดย N-bentonite มีสีขาวขุ่น (รูปที่ 4.1 ก) ส่วน Na-bentonite มีสีน้ำตาลอ่อน (รูปที่ 4.1 ข) ODA-bentonite มีสีเหลือง (รูปที่ 4.1 ค) และ CTA-bentonite มีสีขาวปนเหลือง (รูปที่ 4.1 ง)



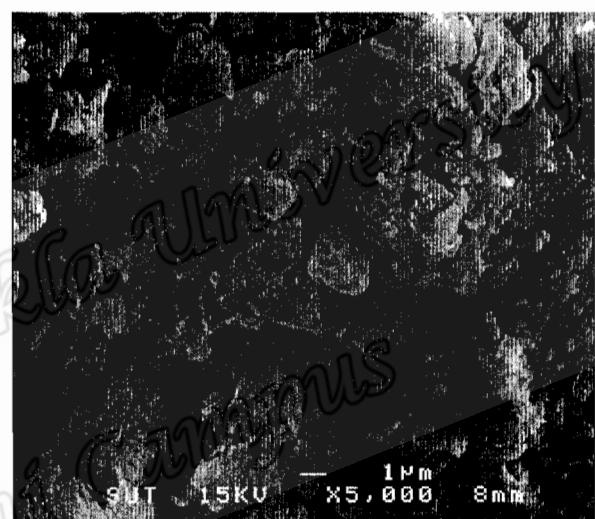
รูปที่ 4.1 ลักษณะของเบนโทไนท์ธรรมชาติ N-bentonite (ก) และเบนโทไนท์คัดแปลง

Na-bentonite (ข) ODA-bentonite (ค) และ CTA-bentonite (ง)

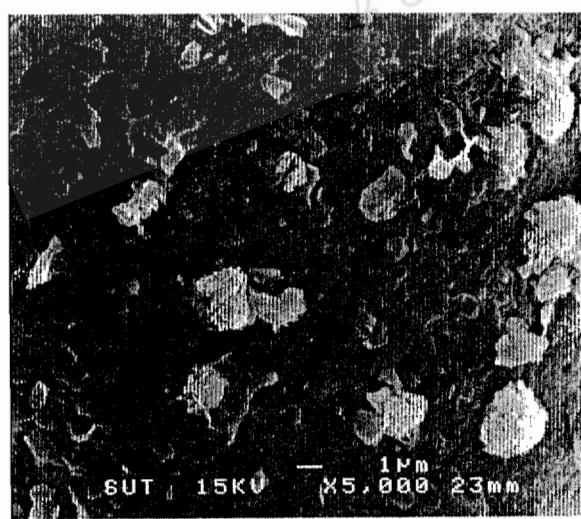
ผลการศึกษาขนาดและลักษณะพื้นผิวบนท่อในที่ธรรมชาติและบนท่อในที่ดัดแปลงโดยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องกราด (SEM) แสดงดังรูปที่ 4.2 พบว่า พื้นผิวของอนุภาคบนท่อในที่ธรรมชาติ (N-bentonite) มีการกระจายตัวไม่สม่ำเสมอ (รูปที่ 4.2 ก) อนุภาคมีการจับตัวเป็นกลุ่มก้อนพื้นผิวมีรูพรุนขนาดใหญ่ ส่งผลให้บนท่อในที่มีสมบัติคุณภาพน้ำได้ดี เมื่อดัดแปลงโครงสร้างบนท่อในที่ธรรมชาติโดยการแยกเปลี่ยนไออกอนด้วย Na ion จะมีการแยกเปลี่ยนประจุระหว่างไออกอนของแคลเซียมและแมกนีเซียมในโมเลกุลของบนท่อในที่กับ Na ion ทำให้ได้ Na-bentonite ที่มีสมบัติในการพองตัวในน้ำได้ดีขึ้น จึงมีการกระจายตัวของอนุภาคถablyคลึงกับ N-bentonite แต่อนุภาคมีการกระจายตัวที่เป็นระเบียบมากขึ้น รูพรุนมีขนาดเล็กลง เนื่องจากมีอนุภาคของโซเดียมไออกอนมากage (รูปที่ 4.2 ข) ลักษณะพื้นผิวคล้ายคลึงกับ CTA-bentonite (รูปที่ 4.2 ง) ซึ่งพบว่ามีขนาดอนุภาคที่เล็กลง มีการกระจายตัวของ



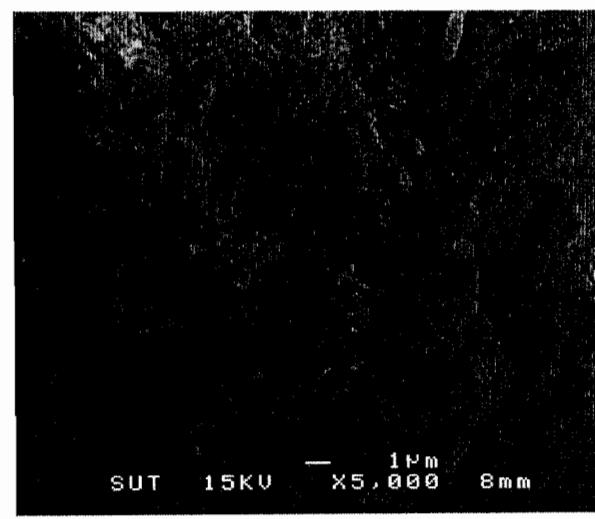
(ก)



(ข)



(ก)



(ง)

รูปที่ 4.2 ภาพถ่าย SEM ของบนท่อในที่ธรรมชาติ N-bentonite (ก) และบนท่อในที่ดัดแปลง Na-bentonite (ข) ODA-bentonite (ก) และ CTA-bentonite (ง) (กำลังขยาย 5000 เท่า)

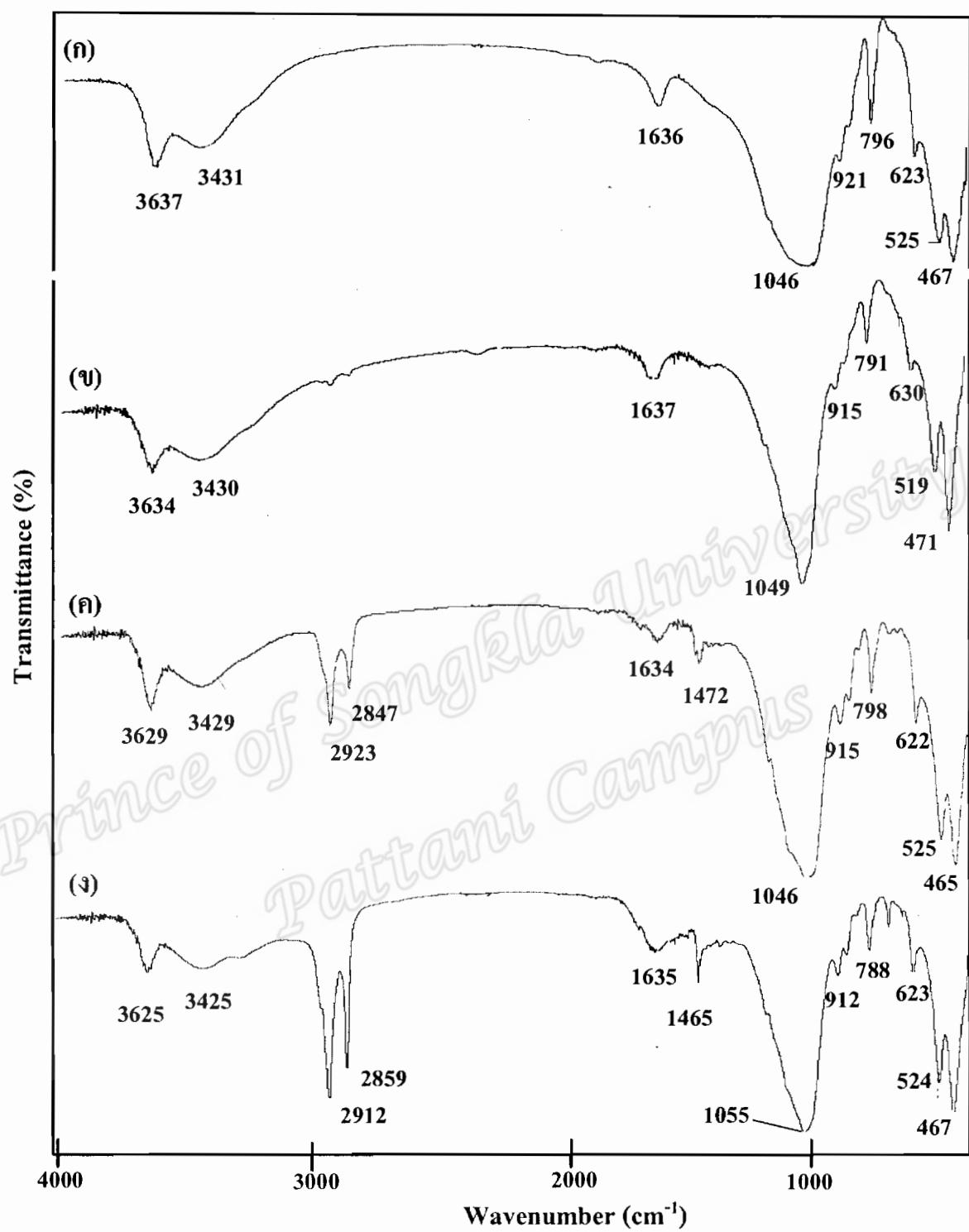
อนุภาคเป็นระเบียบมากกว่า N-bentonite และ Na-bentonite อิอกทั้งรูปรูนเมื่อนำเดือดลง เนื่องจากมีอนุภาคของ CTA ion มาเกาะ (รูปที่ 4.2 ง) ส่วน ODA-bentonite (รูปที่ 4.2 ค) จะเห็นได้ว่า พื้นผิวที่เรียบกว่าบนทอในทั้งนิดอื่น ๆ มีลักษณะแตกออกเป็นแผ่นบางๆ ซึ่งเกิดจากโครงสร้างผลึกของบนทอในทั้งตรงตำแหน่งระหว่างชั้นซิลิกेटที่ยึดเหนี่ยว กันไว้ด้วยแรงแวนเดอร์วัลล์ เมื่อดัดแปลงด้วย ODA โดยการแลกเปลี่ยนแคทไอโอนที่อยู่ระหว่างชั้นซิลิกेटในโครงสร้างของบนทอในทั้งทำให้เกิดการแตกออกจากกันเป็นแผ่นได้ง่ายขึ้น จะเห็นได้ว่า การใช้ตัวดัดแปลงที่เป็นสารประกอบเอมีนต่างชนิดกัน (ODA - primary amine, CTAB - quaternary amine) ทำให้ได้บนทอในทั้งดัดแปลงมีลักษณะพื้นผิวที่แตกต่างกัน

4.1.2 หมู่ฟังก์ชันพื้นผิวของบนทอในทั้งธรรมชาติและบนทอในทั้งดัดแปลง

ผลการวิเคราะห์หมู่ฟังก์ชันของบนทอในทั้งโดยใช้เทคนิค FTIR สามารถบ่งบอกตำแหน่งของแทนการคูกกลืนแสงอินฟราเรดที่แตกต่างกันของบนทอในทั้งธรรมชาติและบนทอในทั้งดัดแปลง ข้อมูลอินฟราเรดสเปกตร้า แสดงดังรูปที่ 4.3 และได้จำแนกแทนการคูกกลืนแสงอินฟราเรด ดังตารางที่ 4.1

ตารางที่ 4.1 เลขค่าและหมู่ฟังก์ชันของบนทอในทั้งธรรมชาติ (N-bentonite) และบนทอในทั้งดัดแปลง Na-bentonite, ODA-bentonite และ CTA-bentonite

Wave number (cm^{-1})				Functional group			
N-bentonite	Na-bentonite	ODA-bentonite	CTA-bentonite	N-bentonite	Na-bentonite	ODA-bentonite	CTA-bentonite
3637	3634	3625	3629	Al-Al-OH stretching	Al-Al-OH stretching	Al-Al-OH stretching	Al-Al-OH stretching
3431	3430	3425	3429	H-O-H stretching	H-O-H stretching	H-O-H stretching	H-O-H stretching
-	-	2912	2923	-	-	C-H stretching (-CH ₃)	C-H stretching (-CH ₃)
-	-	2859	2847	-	-	C-H stretching (-CH ₂ -)	C-H stretching (-CH ₂ -)
1636	1637	1635	1634	H-O-H bending	H-O-H bending	H-O-H bending	H-O-H bending
-	-	1465	1472	-	-	C-N bending	C-N bending
1046	1049	1055	1046	Si-O-Si stretching	Si-O-Si stretching	Si-O-Si stretching	Si-O-Si stretching
921	915	912	915	Si-O-Si bending	Si-O-Si bending	Si-O-Si bending	Si-O-Si bending
796	791	787	798	Mg-Fe-OH	Mg-Fe-OH	Mg-Fe-OH	Mg-Fe-OH
623	630	623	622	Si-O-Si	Si-O-Si	Si-O-Si	Si-O-Si
525	519	524	525	Si-O-Al	Si-O-Al	Si-O-Al	Si-O-Al
467	471	467	465	Si-O-Mg	Si-O-Mg	Si-O-Mg	Si-O-Mg

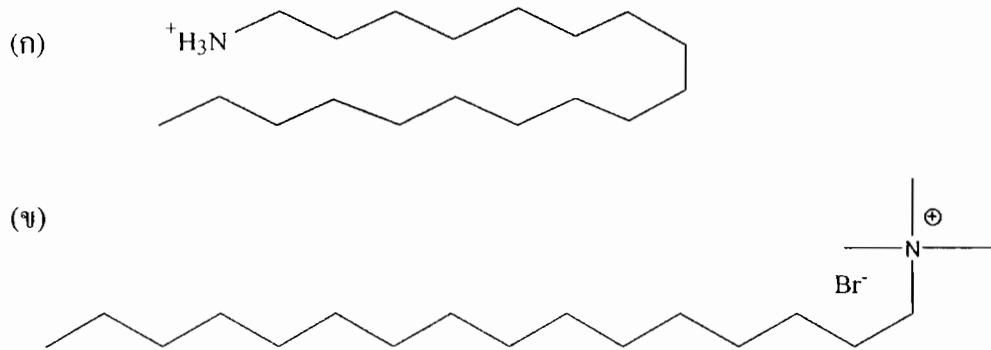


รูปที่ 4.3 FTIR spectra ของ N-bentonite (n) Na-bentonite (u) CTA-bentonite (f) และ ODA-bentonite (j)

รูปที่ 4.3 แสดงอินฟราเรดスペกตรของเบนโทไนท์ทึ้งก่อนและหลังคัดแปร โครงสร้างด้วย Na⁺ ion, ODA และ CTAB พบແບการคุณลีนแสงอินฟราเรดเนื่องจากการสั่นแบบต่างๆ ของหมู่ฟิล์มก์ชันที่อยู่ในโครงสร้างของ N-bentonite (ก) และ Na-bentonite (ข) ซึ่งจะเห็นได้ว่าพีคหลัก ๆ ในスペกตรของเบนโทไนท์ทึ้งก่อนและหลังคัดแปร โครงสร้าง (ตารางที่ 4.1) มีลักษณะคล้ายคลึงกัน โดยตำแหน่งandan การคุณลีนแสงอินฟราเรดที่เลขค่า 3637 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดของ Al-Al-OH ในโครงผลึกแบบแพคเหลี่ยมของชั้นอะลูมิเนท ซึ่งเป็นอะตอมของอะลูมิเนียมที่ต่อกับหมู่ไฮดรอกซี andan การคุณลีนแสงที่ตำแหน่งเลขค่า 3431 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดของ H-O-H และการคุณลีนแสงที่ตำแหน่งเลขค่า 1046 และ 921 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดและแบบงอของ Si-O-Si ตามลำดับ ในโครงผลึกแบบหกเหลี่ยมของชั้นซิลิกेट ที่ตำแหน่งเลขค่า 525 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดของ Si-O-Al และที่ 466 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดของ Si-O-Mg

ส่วนเบนโทไนท์ทึ้งคัดแปร ODA-bentonite (จ) ปรากฏແບการคุณลีนรังสีอินฟราเรดของพันธะ -C-H ซึ่งเป็นการสั่นแบบยีดทั้งสมมาตรและอสมมาตรของหมู่เมธิลีน (-CH₂-) และเมทธิล (-CH₃) ของสายโซ่ไฮดรคาร์บอนในโครงสร้างของ ODA (รูปที่ 4.4 ก) และที่ตำแหน่งเลขค่า 1465 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบยีดของพันธะ -NH เป็นผลมาจากการสร้างของ ODA เกาะอยู่กับเบนโทไนท์ซึ่งอาจสันนิษฐานได้ว่ามีการแทรกของสายโซ่ยาวโมเลกุล ODA เข้าไปในชั้นซิลิกेटของเบนโทไนท์

สำหรับเบนโทไนท์ทึ้งคัดแปร CTA-bentonite (ก) มีตำแหน่งที่ต่างกับเบนโทไนท์ธรรมชาติ คือ ที่เลขค่า 2847 และ 2923 cm⁻¹ แสดงແບการคุณลีนรังสีอินฟราเรดของพันธะ -C-H เป็นการสั่นแบบยีดทั้งสมมาตรและอสมมาตรของหมู่เมธิลีน (-CH₂-) และเมทธิล (-CH₃) ของสายโซ่ไฮดรคาร์บอนในโครงสร้าง CTA ion และที่ตำแหน่งเลขค่า 1472 cm⁻¹ เกิดจากการสั่นแบบงอของพันธะ C-N ใน CTA ion (รูปที่ 4.3 ก) อย่างไรก็ตาม สเปกตรของ CTA-bentonite และ ODA-bentonite ไม่มีความแตกต่างกันอย่างเห็นได้ชัด ซึ่งอาจต้องมีการพิสูจน์โดยวิธีเคราะห์อื่นๆ อีก เช่น H-NMR และ Mass spectrometry



รูปที่ 4.4 โครงสร้างเคมีของ (ก) ออคตี้เดซิลอะมิ늄 ในรูปของออคตี้เดซิลแอมโมเนียมไอออน (Octadecylammonium ion) และ (ข) เททิลไทรามเททิลแอมโมเนียมไบโรมายด์ (CTAB)

4.1.3 ความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุบวก (CEC) ของเบนโทไนท์

ความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุบวก (CEC) ของตัวอย่างเบนโทไนท์ ซึ่งวิเคราะห์โดยวิธี BaCl_2 เปรียบเทียบกับค่า CEC ซึ่งวิเคราะห์ด้วยวิธีอื่น ๆ แสดงดังตารางที่ 4.2

ตารางที่ 4.2 ความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุบวก (CEC) ของเบนโทไนท์ธรรมชาติ (N-bentonite) และเบนโทไนท์ดัดแปลง (Na-bentonite, CTA-bentonite และ ODA-bentonite)

ตัวอยูดชั้บ	Cation Exchange Capacity, CEC (meq/100g)	
	การศึกษานี้	งานวิจัยอื่น
N-bentonite		67.0 (Ammonium acetate method) (Baskaralingam <i>et al.</i> , 2006)
	44.3	88.0 (Ammonium acetate method) (Sheta <i>et al.</i> , 2003)
		132.3 (Na-method) (Kaya and Oren, 2005)
Na-bentonite		76.0 (Methylene blue exchange) (Kahr and Madson, 1995)
	37.4	101.2 (Methylene blue exchange) (Bouberka <i>et al.</i> , 2005)
		67.1 (Na-method) (Kaya and Oren, 2005)
CTA-bentonite	14.7	
ODA-bentonite	9.5	

ค่า CEC เป็นค่าที่บ่งชี้ถึงลักษณะของดิน โดยบอกถึงปริมาณประจุบวกที่ถูกแลกเปลี่ยนต่อมวลของดิน CEC จะมีค่านากเมื่อมีสารอินทรีย์มากในดิน หรือมีดินเหนียวในดินมาก ซึ่ง N-bentonite มีค่า CEC มากที่สุดคือเท่ากับ 44.3 meq/100g รองลงมาคือ Na-bentonite มีค่า CEC 37.4 meq/100g ส่วน CTA-bentonite และ ODA-bentonite มีค่า CEC ลดลงจากเบนโทไนท์ธรรมชาติ คือมี CEC เท่ากับ 14.7 และ 9.5 meq/100g ตามลำดับ ทั้งนี้เนื่องจาก หน่วยประจุบวกขนาดใหญ่ที่เก่าอยู่บนพื้นผิวเบนโทไนท์ (CTA^+ และ ODA^+) จะไปบดบังไออกอนบวก (exchangeable cations; Na^+ , K^+ , Ca^{2+}) ที่อยู่ในช่องว่างระหว่างชั้นด้านใน มีผลให้ปริมาณบวกที่ถูกแลกเปลี่ยนมีค่าลดลง (Gupta and Bhattacharyya, 2006)

ค่า CEC นี้แตกต่างจากที่รายงานโดย Baskaralingam *et al.* (2006) Sheta *et al.* (2003) และ Kaya and Oren (2005) สำหรับ N-bentonite และโดย Kahr and Madson (1995), Bouberka *et al.* (2005) และ Kaya and Oren (2005) สำหรับ Na-bentonite (ตารางที่ 4.3) ทั้งนี้เนื่องมาจากแหล่งของตัวอย่างเบนโทไนท์ที่แตกต่างกันในแต่ละประเทศ โดยตัวอย่างเบนโทไนท์ที่ใช้ในการศึกษามาจากจังหวัดลพบุรี สารองค์ประกอบค่อนข้างนิคและจำนวนในเบนโทไนท์จะไม่เหมือนกัน อีกทั้งขนาดอนุภาคของดินมี

ความแตกต่างกัน รวมถึงวิธีการหาค่า CEC ที่แตกต่างกัน ได้แก่วิธี Ammonium acetate, Na-method และ Methylene blue exchange method และถึงแม้ว่าจะใช้วิธีเดียวกันหากใช้ตัวอย่างเบนโทไนท์จากแหล่งที่ต่างกันก็มีผลให้ค่า CEC ที่ได้มีความแตกต่างกันมาก

4.2 ความสามารถในการดูดซับโลหะโดยเบนโทไนท์ธรรมชาติและเบนโทไนท์ดัดแปลง

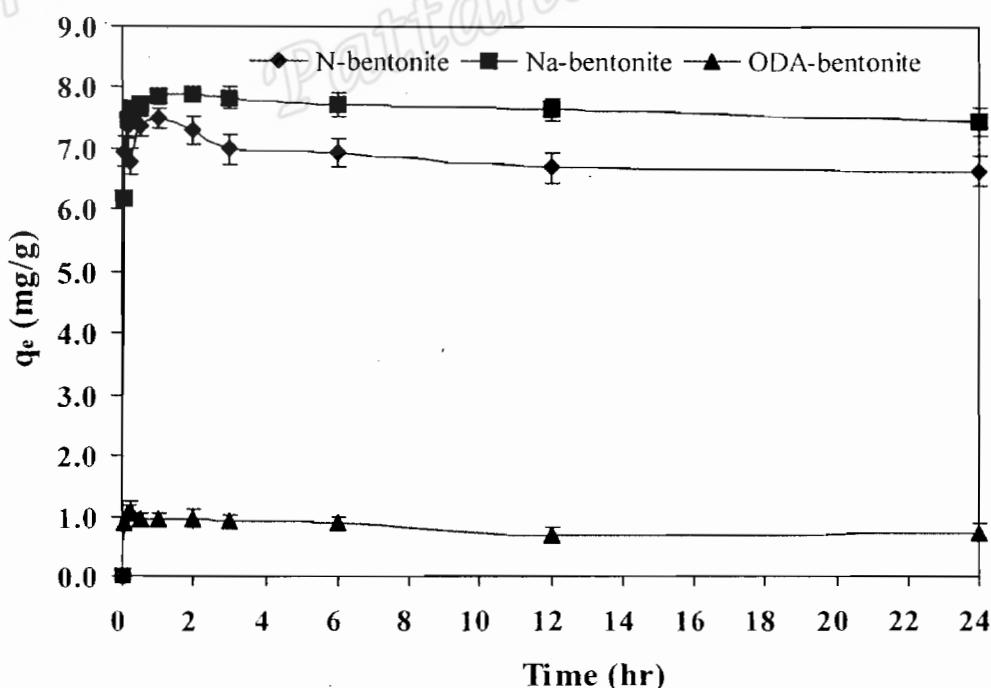
4.2.1 ผลของระยะเวลาสัมผัสต่อความสามารถดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสี

ปริมาณตะกั่วและสังกะสีที่ถูกดูดซับโดยเบนโทไนท์ธรรมชาติ (N-bentonite) และเบนโทไนท์ดัดแปลง (Na-bentonite และ ODA-bentonite) ปริมาณ 2 g/L ที่เวลาต่าง ๆ แสดงดังรูปที่ 4.5 และ 4.6

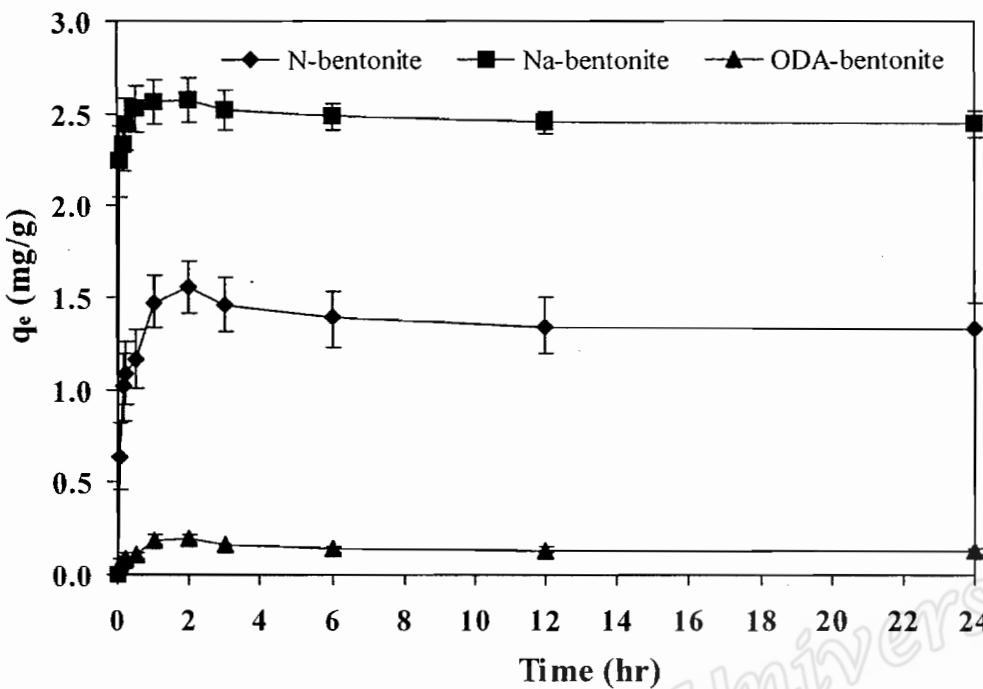
จากรูปที่ 4.5 พบว่าตัวอย่างเบนโทไนท์แต่ละชนิดสามารถดูดซับตะกั่วได้เพิ่มขึ้นเมื่อเวลาเพิ่มขึ้นและเริ่มเข้าสู่สภาวะสมดุลที่เวลา 2 ชั่วโมง โดย N-bentonite ดูดซับตะกั่วได้ดีที่สุดเท่ากับ 7.89 mg/g ส่วน N-bentonite ดูดซับตะกั่วได้ 7.29 mg/g และ ODA-bentonite 0.95 mg/g ผลการวิจัยนี้แตกต่างจากรายงานวิจัยของ Bentouami and Ouali (2006) ซึ่งใช้เบนโทไนท์จากอัลจีเรียที่ดัดแปลงด้วย 8-hydroxy quinolinium ion ในการกำจัดแคนเดเมียมจากสารละลาย ซึ่งเวลาดูดซับสมดุลเท่ากับ 1 ชั่วโมง

กรณีการดูดซับสังกะสี (รูปที่ 4.6) พบว่า ตัวอย่างเบนโทไนท์สามารถดูดซับสังกะสีได้เพิ่มขึ้นและเริ่มเข้าสู่สภาวะสมดุลที่เวลา 2 ชั่วโมง โดย Na-bentonite ดูดซับสังกะสีได้ดีที่สุดเท่ากับ 2.52 mg/g ในขณะที่ N-bentonite และ ODA-bentonite ดูดซับสังกะสีได้ 1.56 และ 0.20 mg/g ตามลำดับ

ดังนั้นจึงเลือกใช้ระยะเวลาสัมผัส 2 ชั่วโมง สำหรับการศึกษาการดูดซับในหัวข้อต่อๆ ไป



รูปที่ 4.5 ความสามารถดูดซับตะกั่วโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ที่เวลาต่าง ๆ (Pb^{2+} 20 mg/L, pH 5.0, ปริมาณตัวดูดซับ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm)

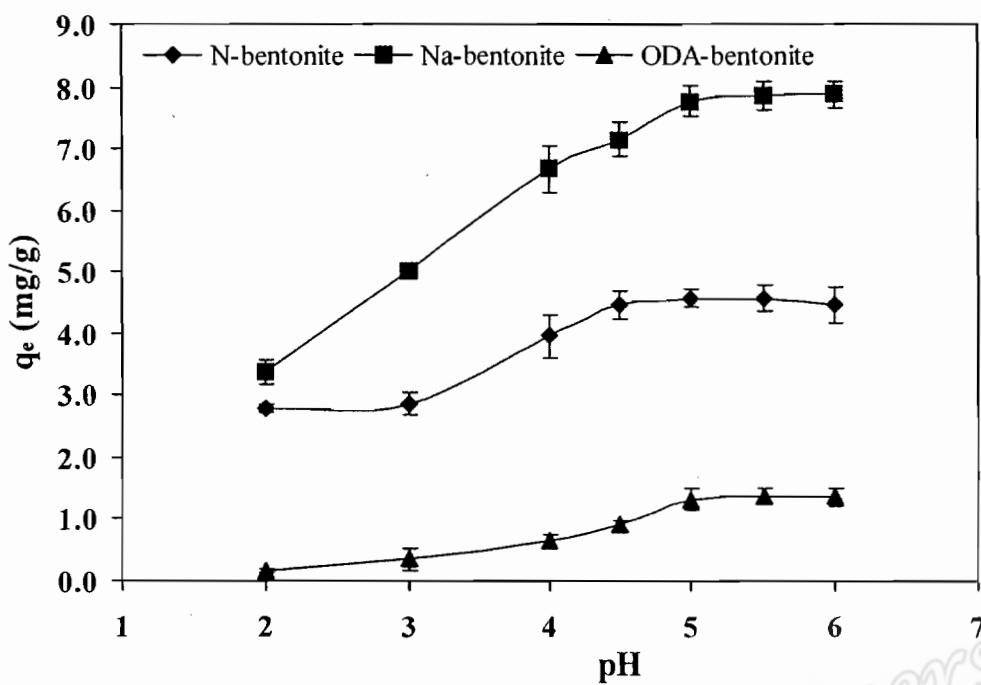


รูปที่ 4.6 ความสามารถดูดซับสังกะสีโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ที่เวลาต่างๆ (Zn^{2+} 10 mg/L, pH 5.0, ปริมาณตัวดูดซับ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm)

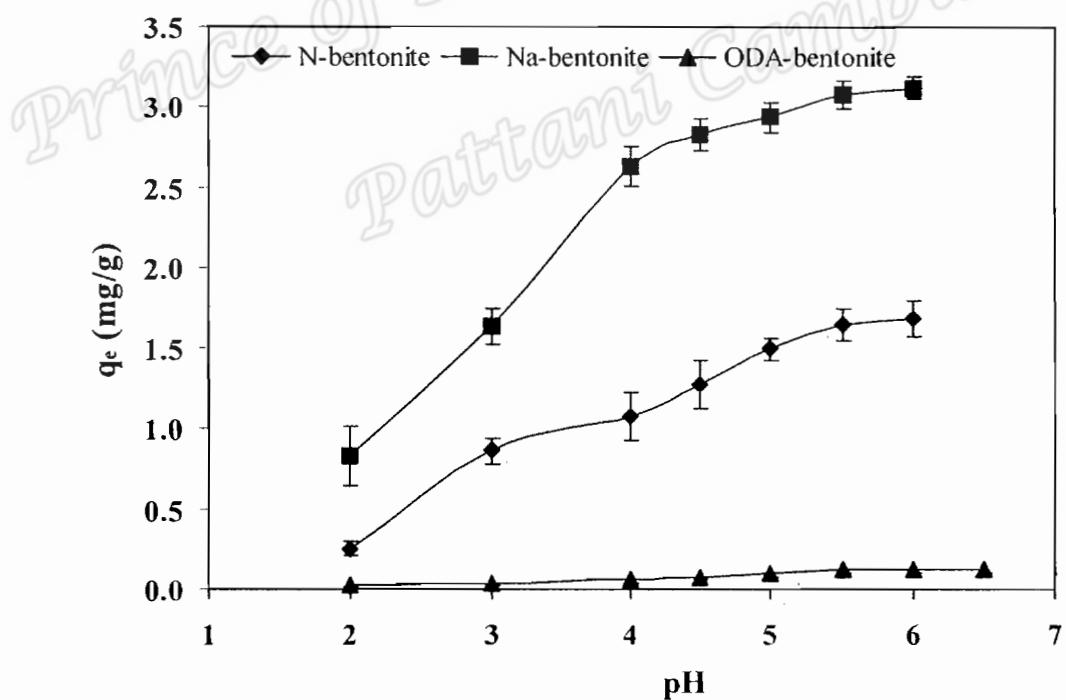
4.2.2 ผลของ pH ของสารละลายนอกต่อความสามารถดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสี

ความสามารถดูดซับตะกั่วและสังกะสีโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ปริมาณ 2 g/L ที่ค่า pH ต่างๆ แสดงดังรูปที่ 4.7 และ 4.8

จะเห็นได้ว่าเมื่อ pH ของสารละลายนอกเพิ่มขึ้น ตัวอย่างเบนโทไนท์มีความสามารถดูดซับโลหะได้เพิ่มขึ้น กรณีการดูดซับตะกั่วพบว่า N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite สามารถดูดซับตะกั่วได้เพิ่มขึ้นจาก pH 2.0 ถึง 5.0 และในช่วง pH 5.0 ถึง 6.0 สามารถดูดซับตะกั่วได้โดย Na-bentonite ดูดซับได้ที่สุดคือ 7.77 mg/g ส่วน N-bentonite และ ODA-bentonite ดูดซับได้ 4.56 และ 1.32 mg/g ตามลำดับ ส่วนกรณีสังกะสี เมื่อ pH ของสารละลายนอกเพิ่มขึ้นจาก 2.0 ถึง 5.0 ตัวอย่างเบนโทไนท์ทั้งสามชนิด สามารถดูดซับสังกะสีได้เพิ่มขึ้น และช่วง pH 5.0 ถึง 6.0 สามารถดูดซับสังกะสีได้โดย Na-bentonite ดูดซับได้ที่สุดคือ 3.09 mg/g ในขณะที่ N-bentonite และ ODA-bentonite ดูดซับสังกะสีเท่ากับ 1.67 และ 0.12 mg/g ตามลำดับ ดังนี้ในการศึกษาการดูดซับโลหะในหัวข้อต่อไป จึงเลือกใช้สารละลายนอกที่มีค่า pH เท่ากับ 5.0



รูปที่ 4.7 ความสามารถดูดซับตะกั่วโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ที่ pH ต่างๆ (Pb^{2+} 20 mg/L, ปริมาณตัวดูดซับ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)



รูปที่ 4.8 ความสามารถดูดซับสังกะสีโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ที่ pH ต่างๆ (Zn^{2+} 10 mg/L, ปริมาณตัวดูดซับ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)

ผลการศึกษานี้สอดคล้องกับงานวิจัยของ Yun *et al.* (2006) ที่ศึกษาการดูดซับไฮอนของทองแดงและตะกั่วโดยเบนโทไนท์ธรรมชาติและเบนโทไนท์ที่ดัดแปลงด้วย 4'-methylbenzo-15-crown-5 (MB15C5-bentonite) และงานวิจัยของ Sari *et al.* (2007) สำหรับตัวดูดซับเป็นชนิด Celtek clay ซึ่งสามารถดูดซับ Pb^{2+} และ Cr^{3+} ได้ดีที่สุดที่ pH 6.0

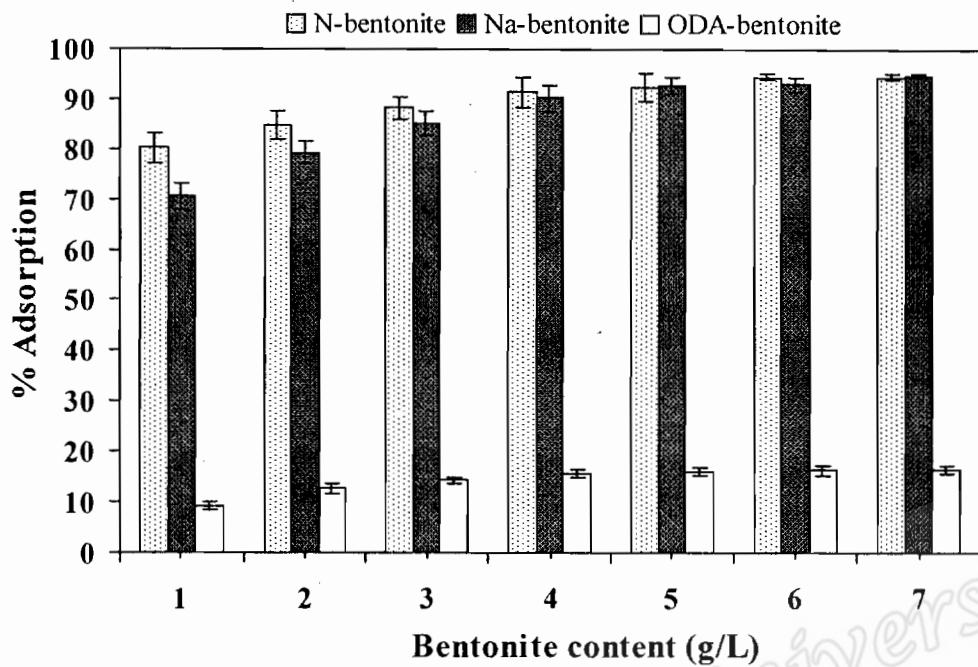
ในสารละลายที่มีค่า pH ต่ำจะมีไฮโตรเจนไฮอน (H^+) ในปริมาณสูง จึงทำให้เกิดการแข็งขันระหว่างไฮอนของตะกั่วกับ H^+ ในการจับกับเบนโทไนท์ ดังนั้นจึงทำให้เบนโทไนท์ดูดซับโลหะได้น้อย เมื่อ pH ของสารละลายเพิ่มขึ้นจะมีจำนวน H^+ ลดลง ในช่วง pH 4.0 ถึง 5.0 จะเกิดกระบวนการแลกเปลี่ยนไฮอนของโลหะอัลคาไลและอัลคาไลเออร์ทที่จับอยู่บนเบนโทไนท์กับอนุมูลโลหะ (Pb^{2+} , Zn^{2+}) ซึ่งอยู่ในสารละลาย ทำให้เบนโทไนท์ดูดซับโลหะได้มากขึ้น และที่ pH สูง (> 6.0) จะเกิดสารประกอบเชิงช้อนโลหะไฮดรอกไซด์ ($Pb(OH)_2$, $Zn(OH)_2$) เกิดการตกตะกอน ทำให้ความสามารถในการดูดซับโลหะเหล่านี้ลดลง (Kaya and Oren, 2005)

4.2.3 ผลกระทบตัวอย่างเบนโทไนท์ต่อความสามารถดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสี

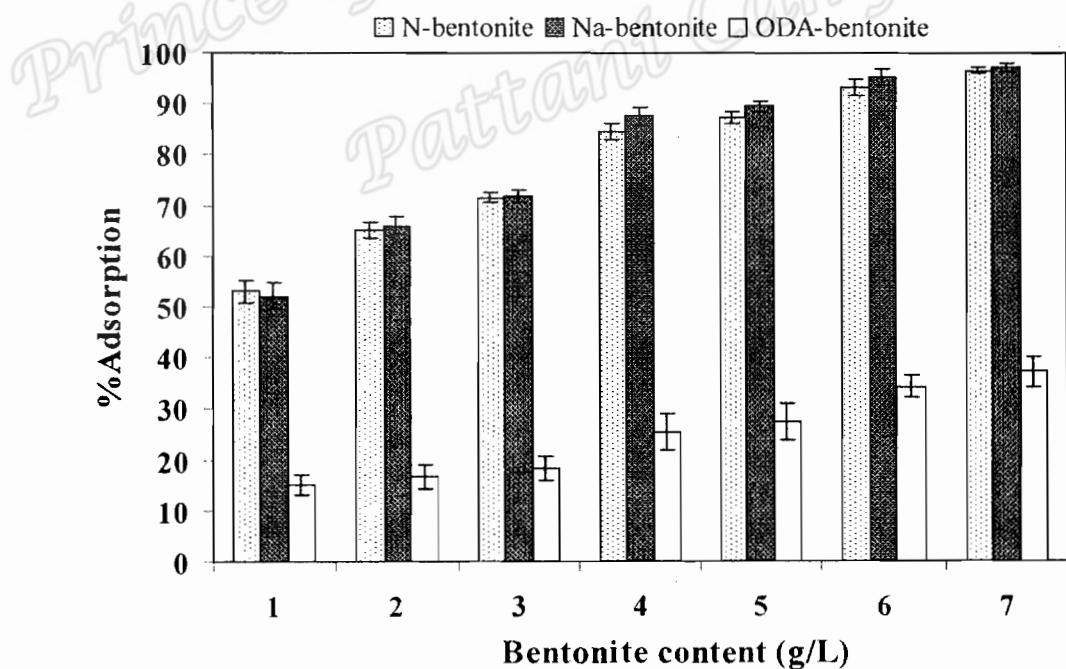
ผลการศึกษาปริมาณที่เหมาะสมของ N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ในการดูดซับโลหะ โดยใช้ตัวอย่างเบนโทไนท์ปริมาณต่างๆ (1 ถึง 7 g/L) ในสารละลายตะกั่ว 10 mg/L (N-bentonite) และ 20 mg/L (Na-bentonite และ ODA-bentonite) pH 5.0 ส่วนสารละลายสังกะสีใช้ความเข้มข้น 10 mg/L pH 5.0 เป็นเวลา 2 ชั่วโมง แสดงตั้งรูปที่ 4.9 และ 4.10

เมื่อปริมาณตัวอย่างเบนโทไนท์เพิ่มขึ้น (ช่วง 1-4 g/L) ความสามารถในการดูดซับโลหะมีค่าเพิ่มขึ้น ทั้งนี้เนื่องจากเมื่อเพิ่มปริมาณเบนโทไนท์จะทำให้พื้นที่ผิวสัมผัสของเบนโทไนท์เพิ่มขึ้น และความสามารถดูดซับโลหะเริ่มคงที่ ที่ปริมาณตัวดูดซับ 4 g/L โดยตัวอย่าง N-bentonite และ Na-bentonite สามารถดูดซับโลหะแต่ละชนิดได้ใกล้เคียงกัน (90-91% Pb และ 85-88% Zn) และสูงกว่ากรณีของ ODA-bentonite (16% Pb และ 25% Zn) เมื่อใช้ตัวอย่างเบนโทไนท์ปริมาณมากกว่า 4 g/L จนถึง 7 g/L พบว่า ความสามารถดูดซับมีค่าเพิ่มขึ้นเพียงร้อยละ 3 (กรณีตะกั่ว) และ ร้อยละ 11-12 (กรณีสังกะสี) ดังนั้นเพื่อลดต้นทุนในการกำจัดโลหะจากสารละลาย ปริมาณตัวอย่างเบนโทไนท์ที่เหมาะสมคือ 4 g/L สำหรับการศึกษาการดูดซับโลหะแต่ละชนิดในหัวข้อต่อไป

ผลการศึกษานี้แตกต่างจากงานวิจัยของ Kaya and Oren (2005) ในการดูดซับสังกะสีจากสารละลายโดย N-bentonite และ Na-bentonite ปริมาณเบนโทไนท์ที่เหมาะสมคือ 1 g/L การที่เป็นเช่นนี้อาจเนื่องมาจากการที่ประกอบแร่ในเบนโทไนท์จากแหล่งที่แตกต่างกันจะแตกต่างกัน ทำให้ความสามารถดูดซับโลหะได้แตกต่างกัน



รูปที่ 4.9 ร้อยละการดูดซับตะกั่วโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ปริมาณต่าง (Pb^{2+} 10 mg/L สำหรับ N-bentonite และ 20 mg/L สำหรับ Na-bentonite และ ODA-bentonite , pH 5.0, เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)



รูปที่ 4.10 ร้อยละการดูดซับสังกะสีโดย N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite ปริมาณต่างๆ (Zn^{2+} 10 mg/L, pH 5.0, เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)

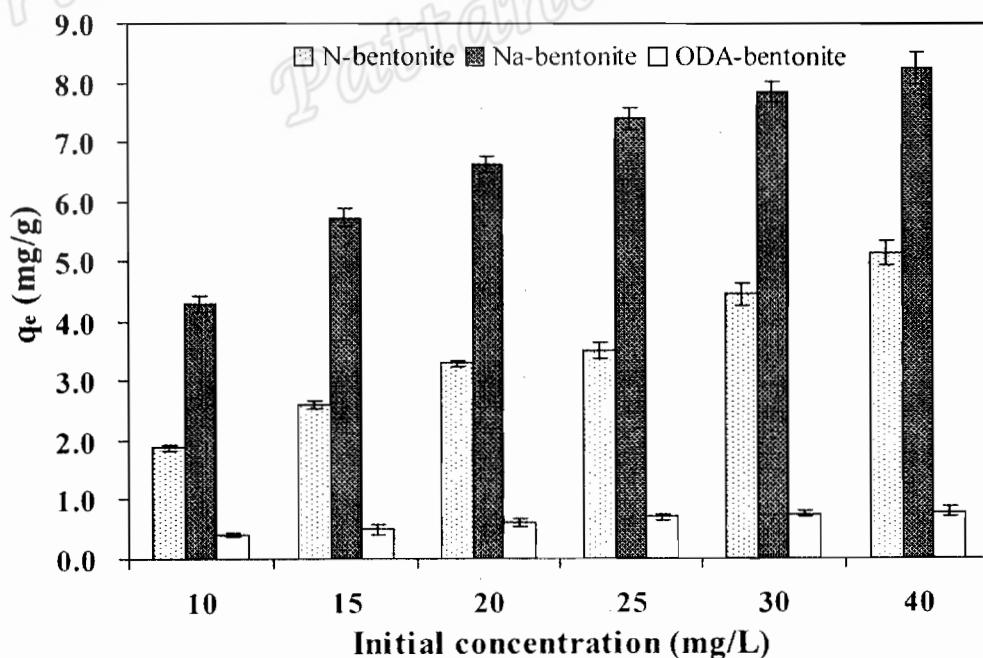
4.2.4 ผลของการเพิ่มความเข้มข้นเริ่มต้นของสารละลายน้ำและสังกะสี

จากการศึกษาความสามารถดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสีของตัวอย่างเบนทอนไนท์ (ปริมาณ 4 g/L) โดยใช้สารละลายน้ำเพิ่มความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ พบว่าเมื่อความเข้มข้นเริ่มต้นของสารละลายน้ำเพิ่มขึ้น ความสามารถในการดูดซับโลหะของตัวอย่างเบนทอนไนท์ทั้งสามชนิด (q_e) มีค่าเพิ่มขึ้นด้วยในรูปแบบที่คล้ายกัน (รูปที่ 4.11 และ 4.12) โดย Na-bentonite สามารถดูดซับตะกั่วและสังกะสีได้สูงกว่า N-bentonite และ ODA-bentonite ซึ่งดูดซับโลหะแต่ละชนิด ได้ต่ำที่สุด นอกจากนี้ ที่ความเข้มข้นเดียวกัน จะเห็นได้ว่า ตัวอย่าง N-bentonite และ ODA-bentonite มีความสามารถในการดูดซับโลหะ สังกะสีได้ค่อนข้างดีกว่ากรณีตะกั่ว ทั้งนี้อาจเนื่องมาจากการดูดซับโลหะสังกะสีมีค่า ionic potential ที่สูงกว่าโลหะตะกั่ว แอดเมิร์ฟและทองแดง ต่างผลให้สังกะสีมีการจับอยู่บนพื้นผิวของเบนทอนไนท์ได้ดีกว่า (Velj and Alyuz, 2007)

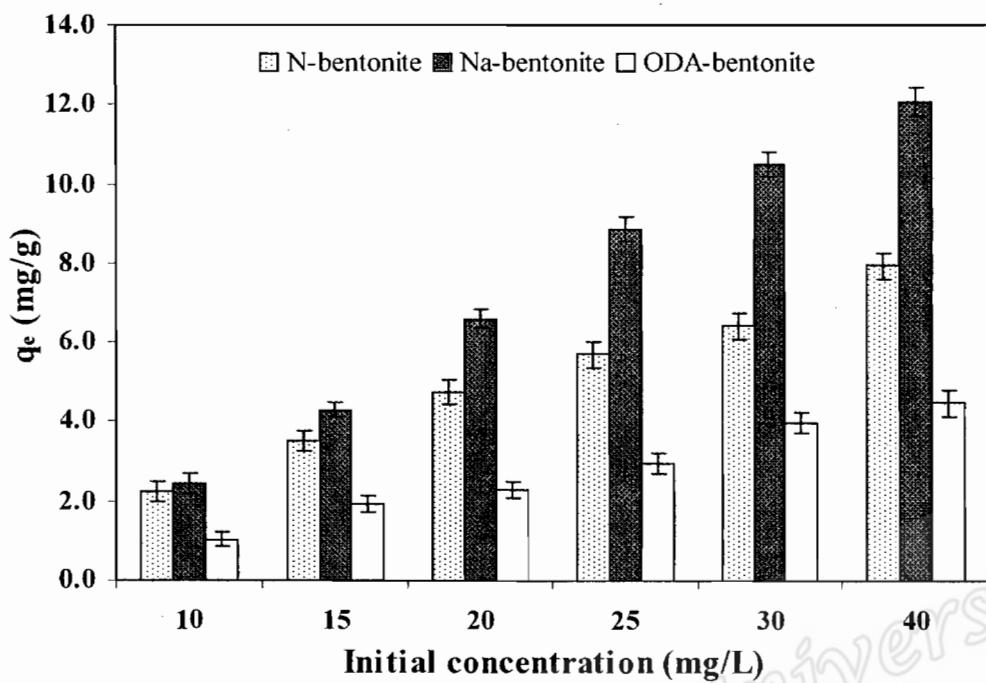
จากการทดลองนี้นำไปศึกษาเกี่ยวกับการดูดซับทั้งแบบ Langmuir และ Freundlich adsorption isotherms ในหัวข้อต่อไป

4.2.5 ไอโซเทอร์มของการดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสี

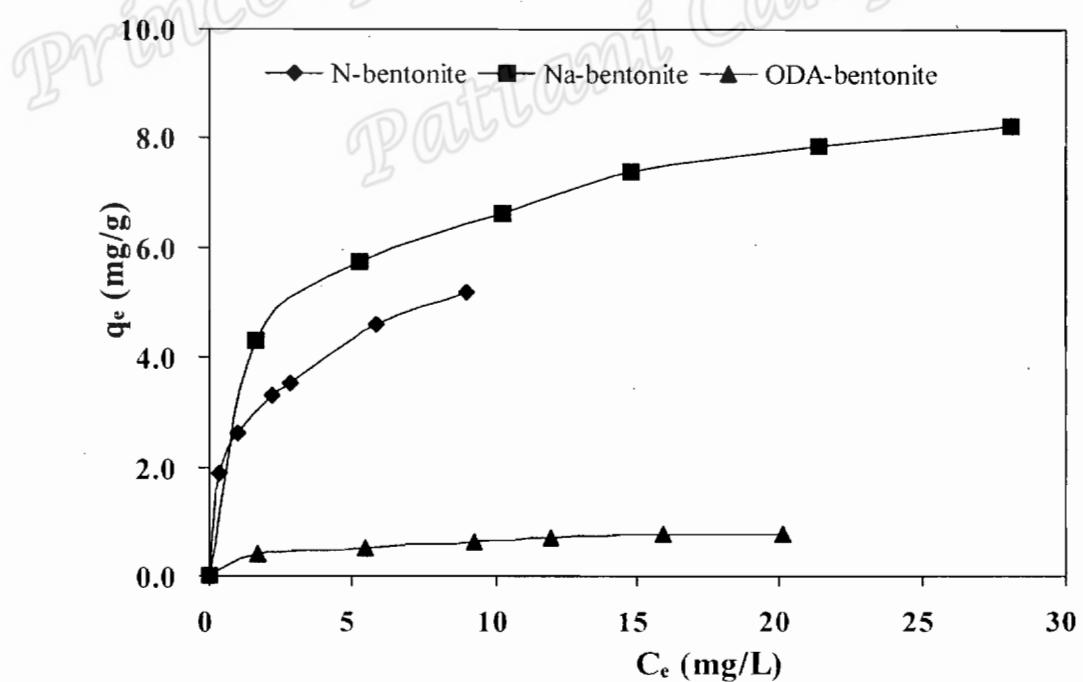
ทราบว่าความสามารถดูดซับตะกั่วและสังกะสีโดยเบนทอนไนท์ธรรมชาติและเบนทอนไนท์ดัดแปลงความเข้มข้นสมดุล (หลังการดูดซับ) ของสารละลายน้ำและสังกะสี แสดงในรูปที่ 4.13 และ 4.14 ตามลำดับ



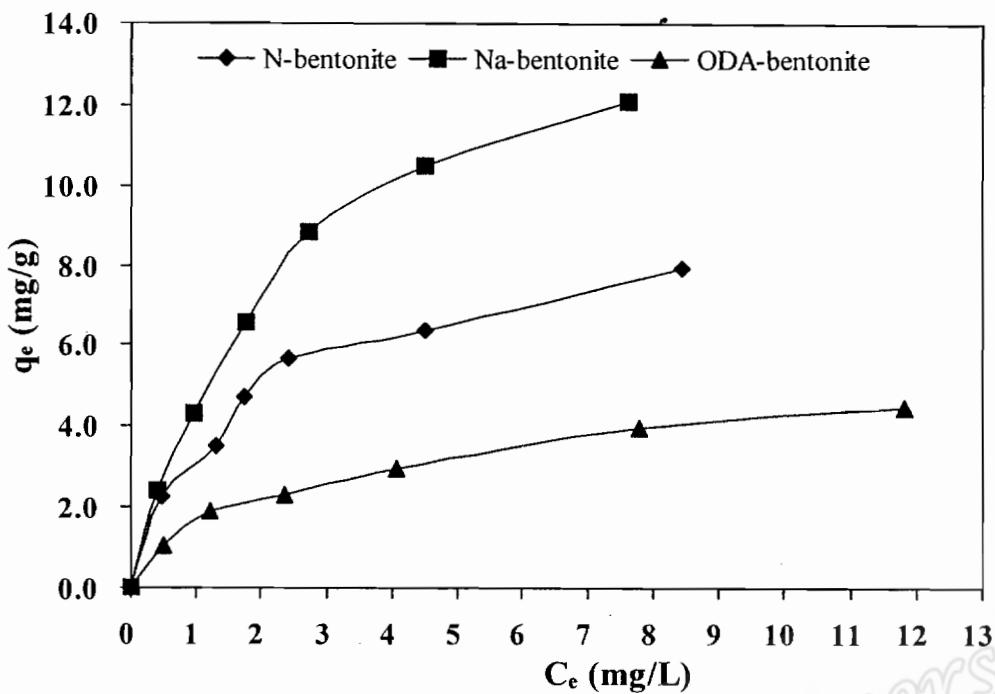
รูปที่ 4.11 ความสามารถดูดซับตะกั่วของตัวอย่างเบนทอนไนท์ที่ความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ ของสารละลายน้ำ pH 5.0 (ปริมาณเบนทอนไนท์ 4 g/L เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)



รูปที่ 4.12 ความสามารถดูดซับสังกะสีของตัวอย่างเบนโทไนท์ที่ความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ ของสารละลายน้ำ pH 5.0 (ปริมาณเบนโทไนท์ 4 g/L เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)



รูปที่ 4.13 ความสามารถดูดซับคงที่ ของตัวอย่างเบนโทไนท์ที่ความเข้มข้นสมดุลของสารละลายน้ำ pH 5.0 (ปริมาณเบนโทไนท์ 4 g/L เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)



รูปที่ 4.14 ความสามารถดูดซับสังกะสีของตัวอย่างเบนโทไนท์ที่ความเข้มข้นสมดุลของสารละลายสังกะสี pH 5.0 (ปริมาณเบนโทไนท์ 4 g/L เขย่าที่ 250 rpm, 2 hr)

จะเห็นได้ว่า Na-bentonite สามารถดูดซับโลหะแต่ละชนิดในสารละลายได้ดีที่สุด รองลงมาคือ N-bentonite และ ODA-bentonite ตามลำดับ จากผลการทดลองนี้แสดงให้เห็นว่า Octadecylamine ไม่เหมาะสมที่จะใช้ในการดัดแปลงเบนโทไนท์สำหรับการดูดซับโลหะในสารละลาย

เมื่อนำข้อมูลการดูดซับโลหะของตัวอย่างเบนโทไนท์ธรรมชาติและเบนโทไนท์ดัดแปลงที่ความเข้มข้นสมดุลของสารละลายโลหะ มาหาค่าความสามารถดูดซับสูงสุดตามสมการของ Langmuir และ Freundlich adsorption isotherms ให้ผลแสดงในตารางที่ 4.3 (ภาคผนวก ข รูปที่ ข-1 – ข-8)

ตารางที่ 4.3 Langmuir และ Freundlich isotherms สำหรับการดูดซับตะกั่วและสังกะสีโดยตัวดูดซับ N-bentonite, Na-bentonite และ ODA-bentonite

Adsorbent	Langmuir isotherm						Freundlich isotherm					
	q_m (mg/g)		b		r^2		K		n		r^2	
	Pb	Zn	Pb	Zn	Pb	Zn	Pb	Zn	Pb	Zn	Pb	Zn
N-bentonite	5.76	9.47	0.77	0.55	0.9841	0.9901	2.75	3.35	3.38	2.25	0.9645	0.9576
Na-bentonite	8.86	16.00	0.58	0.41	0.9960	0.9963	3.85	4.17	4.28	1.74	0.9956	0.9721
ODA-bentonite	0.83	5.30	0.53	0.39	0.9713	0.9868	0.34	1.72	3.50	1.72	0.9549	0.9973

จากตารางจะเห็นได้ว่าตัวอย่างเบนทอนไนท์ทั้งสามชนิดมีความสามารถดูดซับตะกั่วต่ำกว่าการดูดซับสังกะสี ตัวอย่าง N-bentonite Na-bentonite และ ODA-bentonite มีกลไกการดูดซับตะกั่วเป็นไปได้ทั้งแบบ Langmuir isotherm (r^2 0.9841, 0.9960 และ 0.9713 ตามลำดับ) และ Freundlich isotherm (r^2 0.9645, 0.9956 และ 0.9549 ตามลำดับ) โดย Na-bentonite มีค่าการดูดซับสูงสุด (q_m) ตามกลไกของ Langmuir คือ 8.86 mg/g

ผลการศึกษารณิช N-bentonite และ Na-bentonite นี้พบว่าสอดคล้องกับงานวิจัยของ Zhang and Hou (2008) ที่รายงานกลไกการดูดซับตะกั่วโดย Montmorillonite เป็นไปได้ทั้งแบบ Langmuir isotherm และ Freundlich isotherm (r^2 0.9982 และ 0.9571 ตามลำดับ) (ตารางที่ 4.4) นอกจากนี้ความสามารถดูดซับตะกั่วสูงสุด (q_m) ของ N-bentonite จากการศึกษานี้พบว่ามีค่าต่ำกว่าที่รายงานโดย Donat *et al.* (2005) (14.50 mg/g) และ Yun *et al.* (2006) (82.05 mg/g) ทั้งนี้อาจเนื่องมาจาก N-bentonite ที่ใช้ในการดูดซับของผู้วิจัยดังกล่าว มีปริมาณสูงกว่า (8-25 g/L) และความเข้มข้นของสารละลายน้ำตะกั่วสูงกว่า (50-300 mg/L) อย่างไรก็ตาม q_m ของ Na-bentonite มีค่าสูงกว่าแร่ดินเหนียว (Kaolinite) (4.73 mg/g) (Jiang *et al.*, 2009) และมีค่าใกล้เคียงกับแร่ Montmorillonite (10.40 mg/g) และ Goethite (11.04 mg/g) แต่ต่ำกว่า Humic acid (22.70 mg/g) (Wu *et al.*, 2003), Montmorillonite (57.0 mg/g) (Zhang and Hou, 2008), และวัสดุชีวนิวเคลียติกที่ใช้ในงานวิจัยนี้ เช่น Acacia arabica (52.38 mg/g) (Meena *et al.*, 2008a) และ Mustard husk (30.48 mg/g) (Meena *et al.*, 2008b) (ตารางที่ 4.4) สำหรับเบนทอนไนท์ที่ดัดแปลง ODA-bentonite มีค่า q_m ต่ำที่สุดคือ 0.83 mg/g และต่ำกว่าเบนทอนไนท์ที่ดัดแปลงด้วย 4'-methylbenzo-15-crown-5 (MB15C5-bentonite) (Yun *et al.*, 2006) ทั้งนี้อาจเนื่องมาจากการวิจัยดังกล่าวใช้ MB15C5-bentonite ในปริมาณที่สูงกว่า (8 g/L) และใช้สารละลายน้ำตะกั่วเข้มข้น 80-2000 mg/L ในระยะเวลาสั้นผ้าสักที่มากกว่า (12 ชั่วโมง) (ตารางที่ 4.4) จึงให้ผลการศึกษาที่แตกต่างกัน ผลการศึกษานี้แสดงให้เห็นว่าการมีการศึกษาโดยใช้ตัวดัดแปลงที่เป็นสารอินทรีย์ชนิดอื่นๆ ในการกำจัดโลหะตะกั่วจากสารละลายน้ำตะกั่ว

กรณีสังกะสี Na-bentonite ก็มีความสามารถดูดซับสูงกว่าตัวอย่างเบนทอนไนท์อีก 2 ชนิด โดย Na-bentonite, N-bentonite และ ODA-bentonite มีกลไกการดูดซับเป็นไปได้ทั้งแบบ Langmuir (r^2 0.9901, 0.9963 และ 0.9868 ตามลำดับ) และแบบ Freundlich isotherms (r^2 0.9576, 0.9721 และ 0.9972 ตามลำดับ) แต่ มีแนวโน้มเป็นแบบ Langmuir isotherm สำหรับ Na-bentonite และ N-bentonite ซึ่งสอดคล้องกับรายงานของ Sheta *et al.* (2003) ที่พบว่า กลไกการดูดซับสังกะสีและเหล็กโดย N-bentonite และ Zeolites เป็นไปตาม Langmuir isotherm ($r^2 > 0.99$) นั่นคือการดูดซับสังกะสีบนตัวอย่างเป็นแบบชั้นเดียว ซึ่งเป็นการดูดซับแบบ Chemisorption

เบนทอนไนท์ทั้งสองชนิดที่เตรียมได้นี้มีความสามารถดูดซับโลหะสังกะสีได้สูงกว่า N-bentonite จาก Saudi Arabia ($q_m = 2.90$ mg/g) Zeolites จาก USA ชนิด Clinoptilolite และ Chabazite ($q_m = 2.90$ และ 7.80 mg/g ตามลำดับ) (Sheta *et al.*, 2003) และมอนท์มอริลโลไนท์ที่ดัดแปลงด้วยสารลดแรงตึงผิว SDS (SDS-montmorillonite) ($q_m = 7.80$ mg/g) (Lin and Juang, 2002) แต่มีค่าต่ำกว่า Natural clay ($q_m = 80.64$ mg/g) (Sevil and Bilge, 2007) และตัวดูดซับสังเคราะห์ Akaganeite (Fe-based nanoadsorbent)

(Deliyanni *et al.*, 2007) (ตารางที่ 4.4) ค่าการดูดซับที่ต่างกันนี้อาจเนื่องมาจากการดูดซับต่างของแหล่งที่มา องค์ประกอบและสมบัติของตัวดูดซับซึ่งจะมีผลต่อผลของการดูดซับสาร

ตารางที่ 4.4 ความสามารถดูดซับสูงสุด (q_m) สำหรับตะกั่วและสังกะสี โดยตัวดูดซับชนิดต่าง ๆ

ตัวดูดซับ	โลหะ	q_m (mg/g)	อ้างอิง
N-bentonite	Pb^{2+}	5.76	การศึกษานี้
Na-bentonite		8.86	
ODA-bentonite		0.83	
N-bentonite	Pb^{2+}	14.50	Donat <i>et al.</i> (2005)
Goethite	Pb^{2+}	11.04	Wu <i>et al.</i> (2003)
Montmorillonite		10.40	
Humic acid		22.70	
N-bentonite	Pb^{2+}	82.05	Yun <i>et al.</i> (2006)
MB15C5-bentonite		101.11	
Montmorillonite	Pb^{2+}	57.00	Zhang and Hou (2008)
Kaolinite	Pb^{2+}	4.73	Jiang <i>et al.</i> (2009)
Sawdust (<i>Acacia arabica</i>)	Pb^{2+}	52.38	Meena <i>et al.</i> (2008a)
Mustard husk	Pb^{2+}	30.48	Meena <i>et al.</i> (2008b)
N-bentonite	Zn^{2+}	9.47	การศึกษานี้
Na-bentonite		16.00	
ODA-bentonite		5.30	
N-bentonite	Zn^{2+}	2.90	Sheta <i>et al.</i> (2003)
Zeolites : Clinoptilolite	Zn^{2+}	2.90	
Chabazite	Zn^{2+}	7.80	
SDS-montmorillonite	Zn^{2+}	7.80	Lin and Juang (2002)
Natural clay	Zn^{2+}	80.64	Sevil and Bilge (2007)
Akaganeite (Fe-based nanoadsorbent)	Zn^{2+}	35.00	Deliyanni <i>et al.</i> (2007)

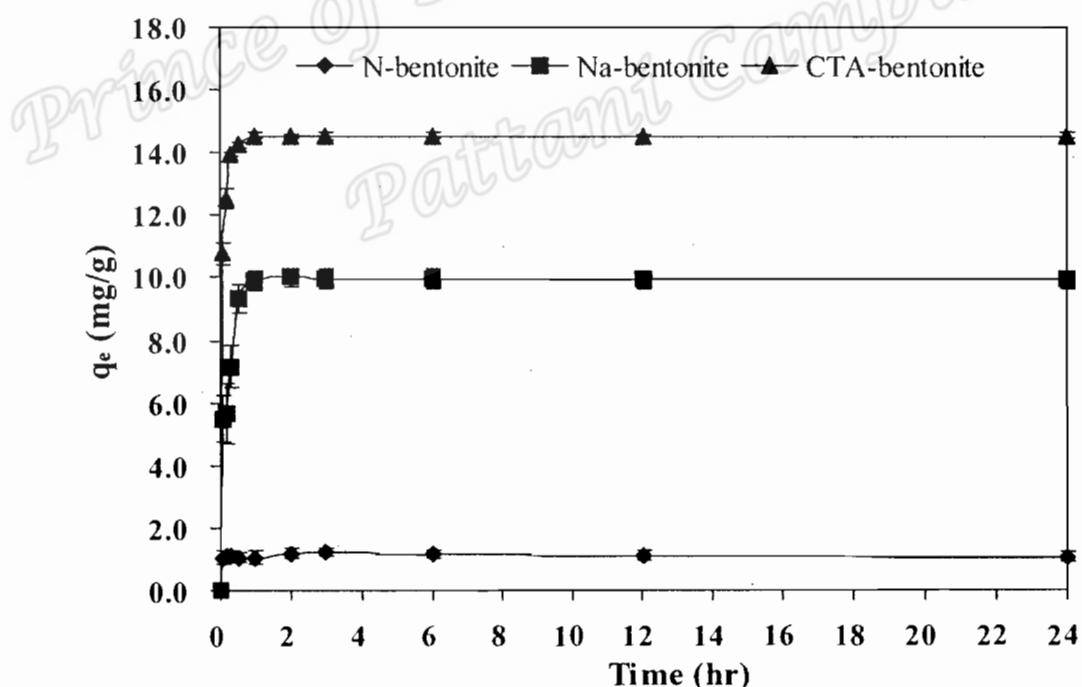
จากผลการศึกษาข้างต้น แสดงให้เห็นว่า N-bentonite และ Na-bentonite มีความสามารถดูดซับโลหะตะกั่วและสังกะสีในสารละลายน้ำได้ดี น่าจะนำไปใช้ในการกำจัดโลหะเหล่านี้ที่ปนเปื้อนในแหล่งที่มา แต่ควรที่จะศึกษาเพิ่มเติมในการดัดแปลงบนท่อในท่อโดยใช้ตัวดัดแปลงชนิดอื่นๆ นอกเหนือจาก ODA เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพในการดูดซับโลหะ และลดต้นทุนในการเตรียมให้มากที่สุด

4.3 ความสามารถการดูดซับสีข้อมโดยเบนทอนในที่ตัดเปร

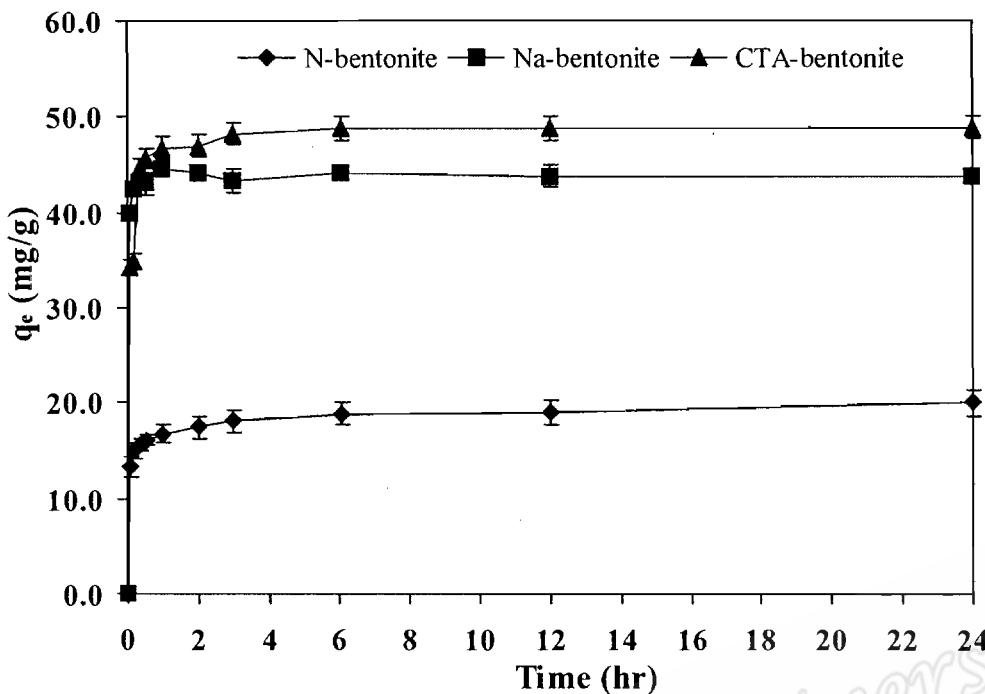
4.3.1 ผลของเวลาสัมผัสต่อความสามารถดูดซับสี

ผลการศึกษาระยะเวลาสัมผัสในการดูดซับสีน้ำเงิน Black MLD และสีแดง Congo Red โดยตัวอย่างเบนทอนในที่ตัดชนิด (ชนิดละ 2 g/L) แสดงดังรูปที่ 4.15 และ 4.16 ตามลำดับ จะเห็นได้ว่า ตัวอย่างเบนทอนในที่ N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite มีความสามารถดูดซับสี Congo Red ได้สูงกว่าสี Black MLD แต่มีแนวโน้มที่คล้ายกันคือ ความสามารถดูดซับสีข้อมเพิ่มขึ้นเมื่อระยะเวลาสัมผัสเพิ่มขึ้น กรณี Black MLD การดูดซับเริ่มเข้าสู่สภาวะสมดุลภายในเวลา 1 ชั่วโมง สำหรับ Na-bentonite และ CTA-bentonite และ 2 ชั่วโมงสำหรับ N-bentonite โดย CTA-bentonite มีความสามารถการดูดซับสีข้อมสูงสุดที่ 14.55 mg/g (% Adsorption = 97.6) รองลงมาคือ Na-bentonite 10.01 mg/g (% Adsorption = 65.4) และ N-bentonite 1.26 mg/g (% Adsorption = 13.4)

กรณีสี Congo Red ตัวอย่าง N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite มีความสามารถดูดซับสีเข้าสู่สภาวะสมดุลที่เวลา 3, 1, และ 3 ชั่วโมง ตามลำดับ โดย CTA-bentonite มีความสามารถในการดูดซับสีได้สูงสุดที่ 48.91 mg/g (% Adsorption = 100) รองลงมาคือ Na-bentonite 43.72 mg/g (% Adsorption = 81.3) และ N-bentonite 20.00 mg/g (% Adsorption = 83.9) ดังนั้นจึงเลือกใช้ระยะเวลา 2 และ 3 ชั่วโมงสำหรับการศึกษาการดูดซับสี Black MLD และ Congo Red ตามลำดับในหัวข้อต่อ ๆ ไป



รูปที่ 4.15 ความสามารถดูดซับสี Black MLD โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ที่เวลาต่าง ๆ (สารละลายน้ำขึ้น 20, 30 และ 60 mg/L ตามลำดับ pH 4.0, ปริมาณเบนทอนในที่ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm)



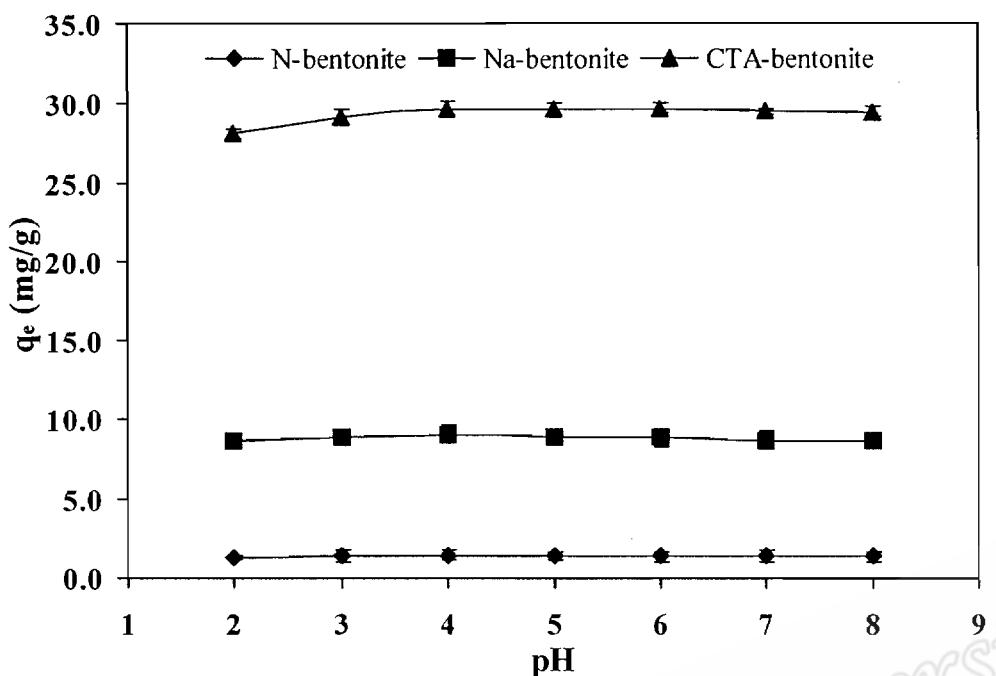
รูปที่ 4.16 ความสามารถดูดซับสี Congo Red โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ที่เวลาต่าง ๆ (สารละลายน้ำขึ้น 50, 100 และ 100 mg/L ตามลำดับ pH 4.0, ปริมาณเบนโทไนท์ 2 g/L, เบี้ยวน้ำ 250 rpm)

4.3.2 ผลของ pH ต่อความสามารถดูดซับสี

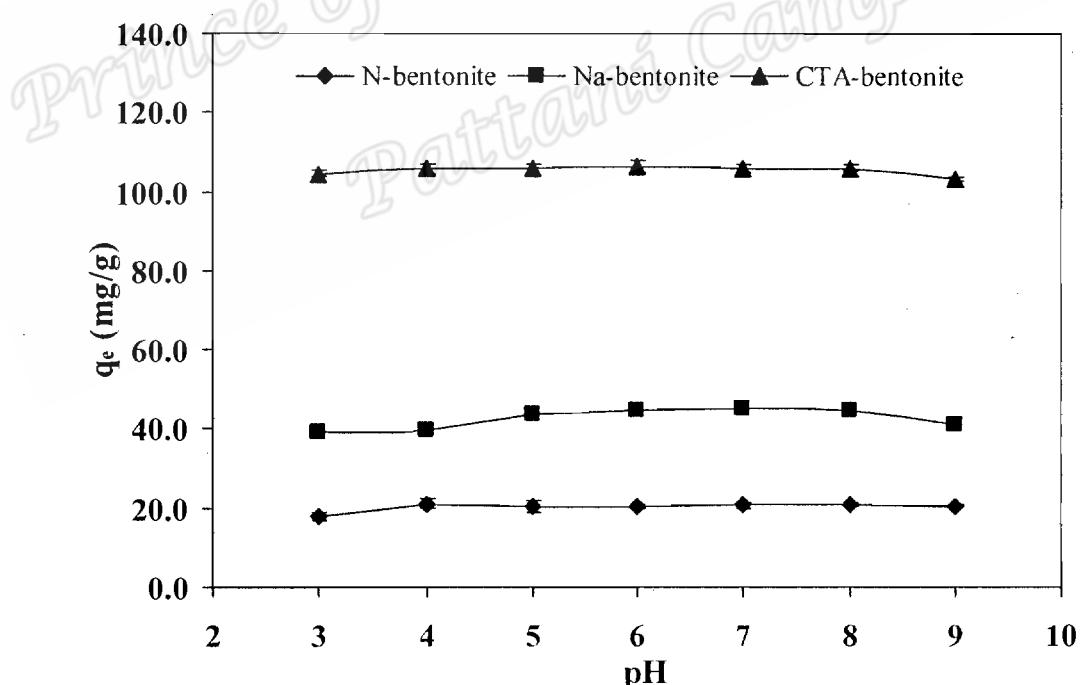
ตัวอย่างเบนโทไนท์แต่ละชนิดสามารถดูดซับสีแต่ละชนิดได้ดีในช่วง pH ของสารละลายน้ำที่ใกล้เคียงกัน โดยตัวอย่างเบนโทไนท์สามารถดูดซับสี Congo Red ได้สูงกว่า Black MLD (รูปที่ 4.17 และ 4.18) ในการดูดซับสีย้อม Black MLD เบนโทไนท์ทั้งสามชนิด มีความสามารถดูดซับสีได้สูงในช่วง pH 3.0-8.0 โดย CTA-bentonite มีความสามารถดูดซับสีย้อมสูงสุด 29.72 mg/g (% Adsorption = 98.6) รองลงมาคือ Na-bentonite 9.05 mg/g (% Adsorption = 59.9) และ N-bentonite 1.45 mg/g (% Adsorption = 14.8) (รูปที่ 4.17)

สำหรับสี Congo Red ($pK_a = 4$) ไม่ได้ทำการทดลองที่ pH 2 เนื่องจากเมื่อปรับสารละลายน้ำ pH 2 จะทำให้สารละลายน้ำเปลี่ยนสีจากแดงเป็นน้ำเงิน ซึ่งต่างจากการณ์ช่วง pH 3.0-9.0 สารละลายน้ำมีสีแดงตัวอย่างเบนโทไนท์ทั้งสามชนิดมีความสามารถดูดซับสีได้สูงในช่วง pH 4.0-8.0 โดย CTA-bentonite ความสามารถดูดซับสีสูงสุดที่ pH 7 เท่ากับ 106.30 mg/g (% Adsorption = 96.01) ส่วน Na-bentonite และ N-bentonite สามารถดูดซับสีได้ 45.41 mg/g (% Adsorption = 82.84) และ 20.91 mg/g (% Adsorption = 71.55) ตามลำดับ (รูปที่ 4.18)

ดังนั้นจึงเลือก pH 4.0 ในการศึกษาการดูดซับสี Black MLD และ pH 7.0 สำหรับการศึกษาการดูดซับสี Congo Red ในหัวข้อต่อไป



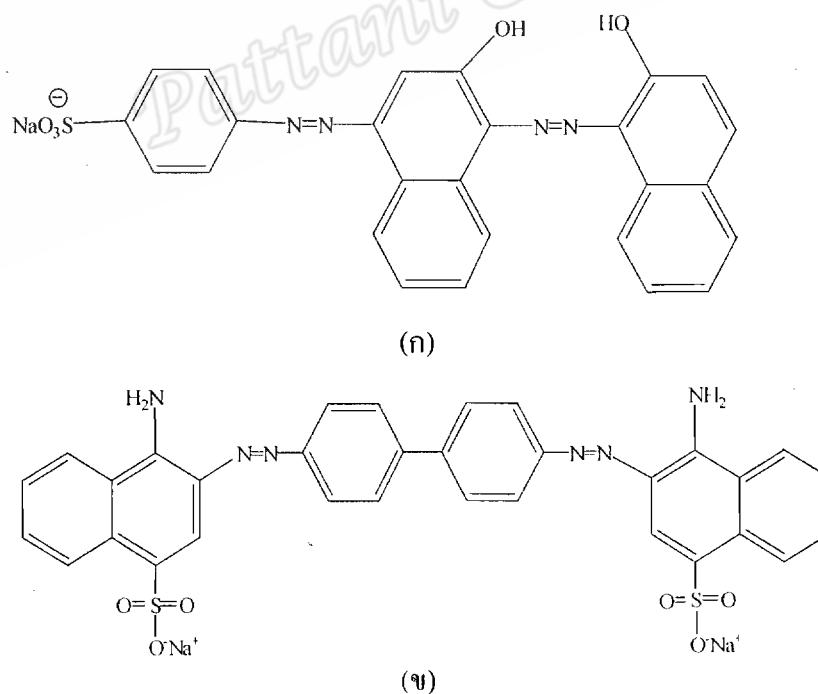
รูปที่ 4.17 ความสามารถดูดซับสี Black MLD โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ที่ pH ต่าง ๆ (สารละลายน้ำเข้มข้น 20, 30 และ 60 mg/L ตามลำดับ, ปริมาณเบนโทไนท์ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm)



รูปที่ 4.18 ความสามารถดูดซับสี Congo Red โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ที่ pH ต่าง ๆ (สารละลายน้ำเข้มข้น 50, 100 และ 100 mg/L ตามลำดับ, ปริมาณเบนโทไนท์ 2 g/L, เขย่าที่ 250 rpm)

ผลการดูดซับสีแต่ละชนิดนี้สอดคล้องกับงานวิจัยของ Zohra *et al.* (2008) ที่ศึกษาการดูดซับสีข้อม Benzopurpurin 4B (Direct Red 2) โดย CTA-bentonite และงานวิจัยของ Wang and Wang (2008) เกี่ยวกับการดูดซับสี Congo Red โดย Cetyltrimethylammonium montmorillonites (CTA-MMT) โดยที่ pH 4.0 CTA-bentonite มีความสามารถดูดซับ Benzopurpurin 4B สูงสุด 109.89-153.84 mg/g และ CTA-MMT ดูดซับสี Congo Red ได้สูงถึง 381 mg/g ในช่วง pH 4.0-9.0 ในขณะที่ในสารละลายน้ำมาก (pH 2) CTA-MMT ดูดซับสีได้ลดลงเป็น 344 mg/g ทั้งนี้เนื่องจากที่ pH 4-6 ไม่เป็นสภาพกรดมากไป การดูดซับเกิดได้โดยมีผลกระทบจากพีเอชไม่มาก ในขณะที่ pH ต่ำๆ ไฮโดรเจนไอออน (H^+) ซึ่งมีอยู่มากในสารละลายน้ำเกิดการแข่งขันกับโมเลกุลไอออนบวกของสารละลายน้ำ (รูปที่ 4.19) ทำให้ความสามารถดูดซับสีต่ำ ส่วนที่ pH สูงและมีความเป็นเบสมาก (>9) จะทำให้เกิดการแข่งขันกันระหว่าง OH^- ของสารละลายน้ำและไอออนลบของสี (รูปที่ 4.19) เช่นเดียวกับกรณีสารละลายน้ำที่เป็นกรดมาก นอกจากนี้ความสามารถดูดซับขึ้นอยู่กับการทำปฏิกิริยาเคมี (Chemisorption) ระหว่างสีและตัวดูดซับอีกด้วย (Wang and Wang, 2008)

นอกจากนี้ผลการศึกษารณี N-bentonite แตกต่างจากการวิจัยของ Bulut *et al.* (2008a) ซึ่งรายงานผลของพีเอชต่อการดูดซับสี Malachite green ของ N-bentonite ในช่วง pH 3.0-11 ทั้งนี้เนื่องจากโครงสร้างของสีที่แตกต่างกัน มีกลไกการดูดซับแตกต่างกัน รวมถึงสภาพะที่ใช้ในการศึกษาต่างกัน คือใช้ปริมาณตัวดูดซับ 1 g/L ความเข้มข้นของสีข้อม 100 mg/L ที่อุณหภูมิ 24°C



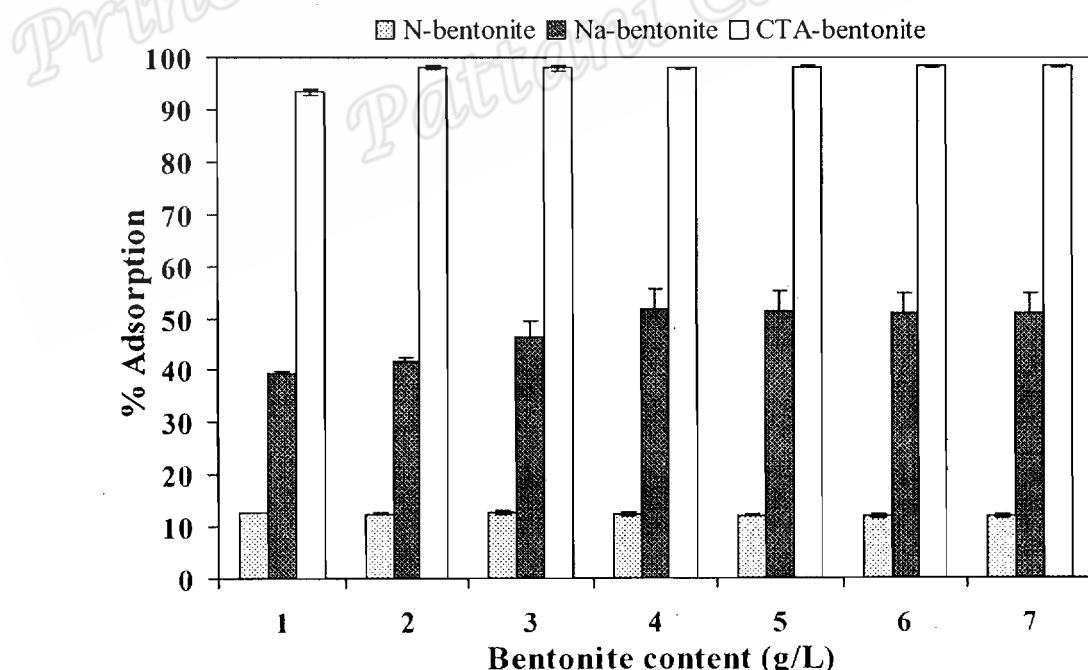
รูปที่ 4.19 โครงสร้างของสี Black MLD (η) และ Congo Red (μ)

4.3.3 ผลของปริมาณตัวอย่างbenetoniteที่ต่อความสามารถดูดซับสี

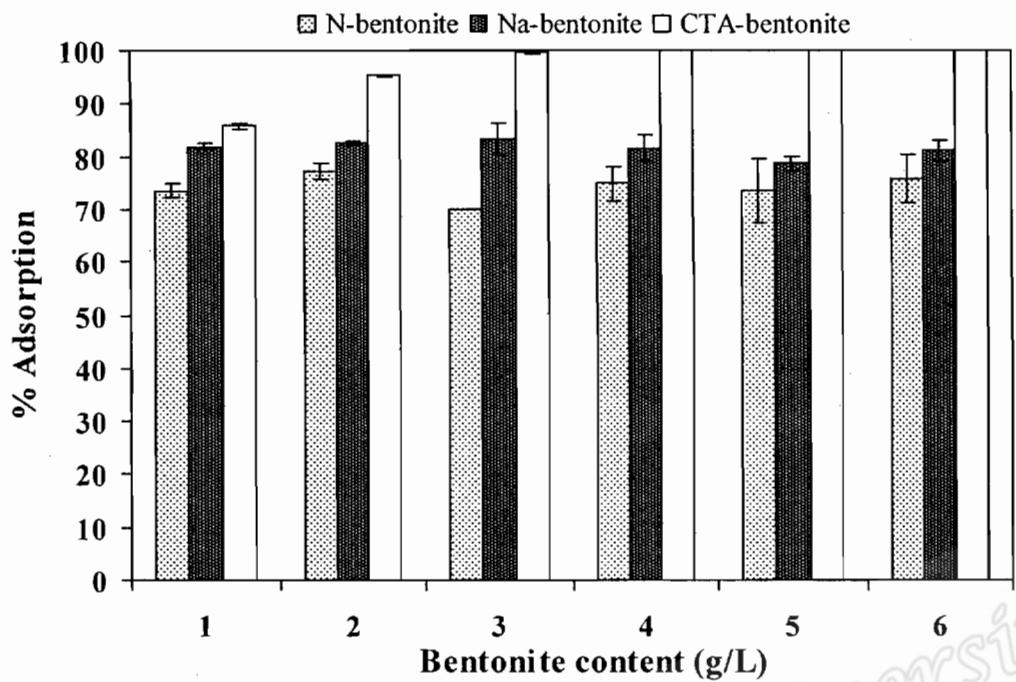
ผลการศึกษาโดยใช้ N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ปริมาณต่าง ๆ คือ 1, 2, 3, 4, 5 และ 6 g/L ดูดซับสีแต่ละชนิด แสดงดังรูปที่ 4.20 และ 4.21

กรณีสี Black MLD พบว่า N-bentonite ปริมาณที่ใช้ (1-6 g/L) ไม่มีผลต่อการดูดซับ โดยปริมาณ 1 g/L สามารถดูดซับสีขึ้นได้สูงสุด 12.9% ในขณะที่ Na-bentonite ปริมาณ 4-6 g/L ดูดซับสีได้ดีในช่วง 51.1-51.9% โดยที่ปริมาณ 4 g/L ดูดซับสีได้สูงสุด 51.9% และ CTA-bentonite 2 g/L สามารถดูดซับสีขึ้นได้สูงสุด 98.6% ดังนั้นจึงเลือกใช้ปริมาณของ N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite เท่ากับ 1, 4 และ 2 g/L ตามลำดับในการศึกษาในหัวข้อต่อไป

สำหรับ Congo Red พบว่า N-bentonite 2 g/L สามารถดูดซับสีได้สูงสุด 77.20 % ส่วน Na-bentonite 3 g/L สามารถดูดซับสีได้สูงสุด 83.31 % แต่มีค่าไกลส์เคียงกับกรณีที่ใช้ปริมาณ 2 g/L และเมื่อพิจารณาความสามารถดูดซับสี พบว่า Na-bentonite ปริมาณ 2 g/L ($q_e = 43.53 \text{ mg/g}$) มีความสามารถดูดซับสีได้สูงกว่า Na-bentonite 3 g/L ($q_e = 29.28 \text{ mg/g}$) ดังนั้นจึงเลือกใช้ปริมาณ 2 g/L สำหรับ Na-bentonite และ N-bentonite ในการทดลองหัวข้อต่อไป ส่วน CTA-bentonite ปริมาณ 4-6 g/L สามารถดูดซับสี Congo Red ได้สูงสุด (100 %) แต่ย่างไรก็ตาม CTA-bentonite ปริมาณ 2 g/L และ 3 g/L สามารถดูดซับสีได้ใกล้เคียงกัน (95.38 และ 99.59 % ตามลำดับ) โดย CTA-bentonite 2 g/L มีความสามารถดูดซับสี (q_e) เท่ากับ 98.02 mg/g ซึ่งสูงกว่ากรณี CTA-bentonite 3 g/L ($q_e = 67.55 \text{ mg/g}$) จึงเลือกใช้ CTA-bentonite ปริมาณ 2 g/L สำหรับการทดลองในหัวข้อต่อไป



รูปที่ 4.20 ร้อยละการดูดซับสี Black MLD โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ปริมาณต่างๆ (สารละลายน้ำเข้มข้น 20, 30 และ 60 mg/L pH 4.0 ตามลำดับ เขย่าที่ 250 rpm)



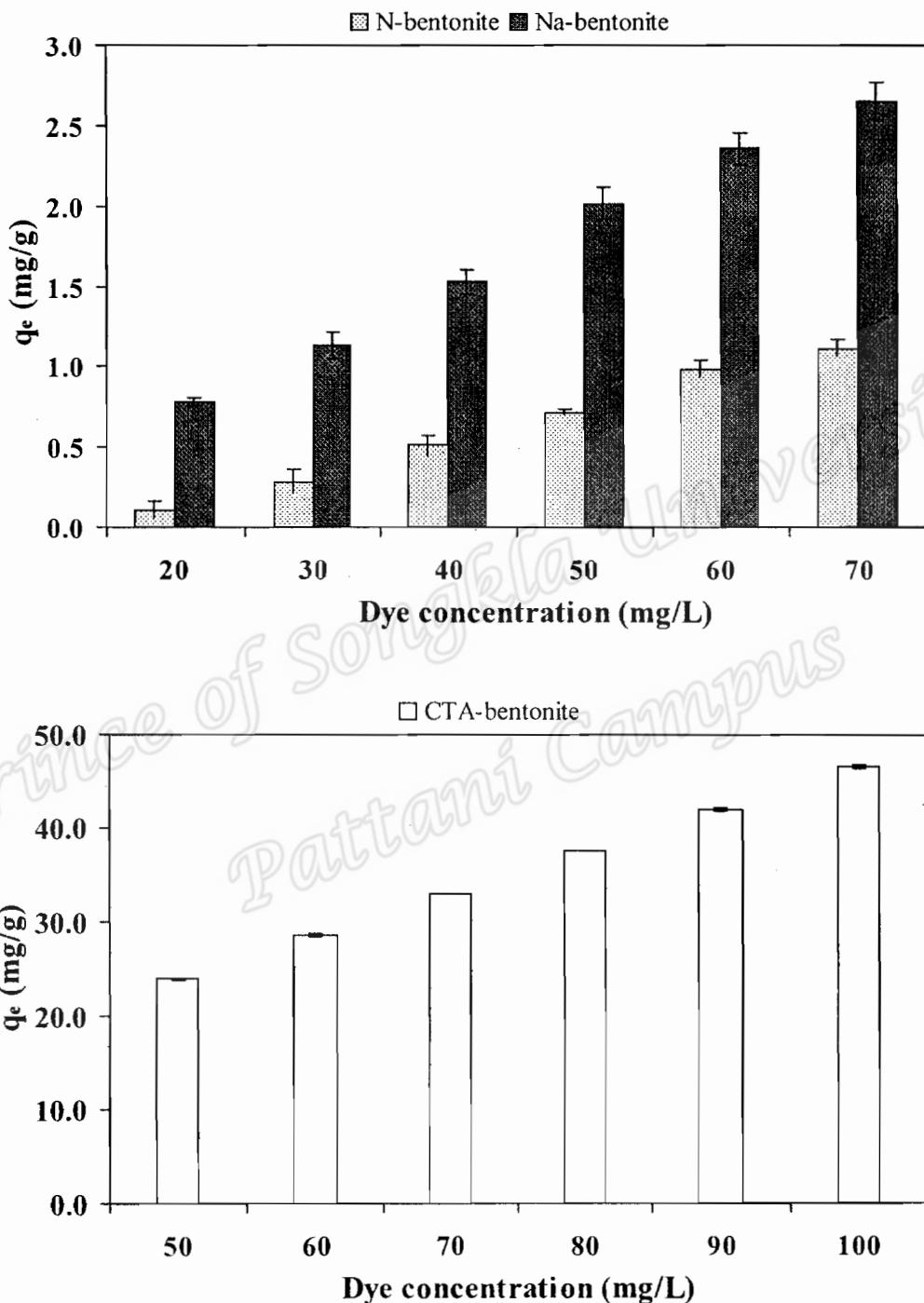
รูปที่ 4.21 ร้อยละการดูดซับสี Congo Red โดย N-bentonite, Na-bentonite และ CTA-bentonite ปริมาณต่างๆ (สารละลายน้ำขึ้น 50, 100 และ 100 mg/L pH 7.0 ตามลำดับ เบ่าที่ 250 rpm)

ตัวอย่างเบนทอนที่แต่ละชนิดสามารถดูดซับสีแต่ละชนิดได้ในปริมาณที่แตกต่างกัน ทั้งนี้อาจเนื่องมาจากอนุภาคและขนาดรูปทรงของเบนทอนที่ที่แตกต่างกัน เมื่อพิจารณาจากผลการศึกษาสภาพพื้นผิวด้วยเทคนิค SEM อนุภาค N-bentonite มีการจับตัวเป็นกลุ่มก้อน พื้นผิวมีรูปทรงขนาดใหญ่ ส่วน Na-bentonite อนุภาคมีการกระจายตัวเป็นระเบียงมากขึ้น รูปทรงมีขนาดเล็กลง และ CTA-bentonite อนุภาคมีขนาดเล็กลง มีการกระจายตัวของอนุภาคเป็นระเบียงมากกว่า N-bentonite และ Na-bentonite จึงส่งผลให้มีสมบัติในการพองตัวและกระจายตัวได้ดีในสารอินทรีย์ เมื่อนำไปดูดซับกับสารละลายน้ำที่มีโครงสร้างต่างกัน และสภาวะของการทำปฏิกิริยาที่ต่างกัน ทำให้การดูดซับที่พื้นผิวสมดุลใช้ปริมาณเดินที่แตกต่างกัน

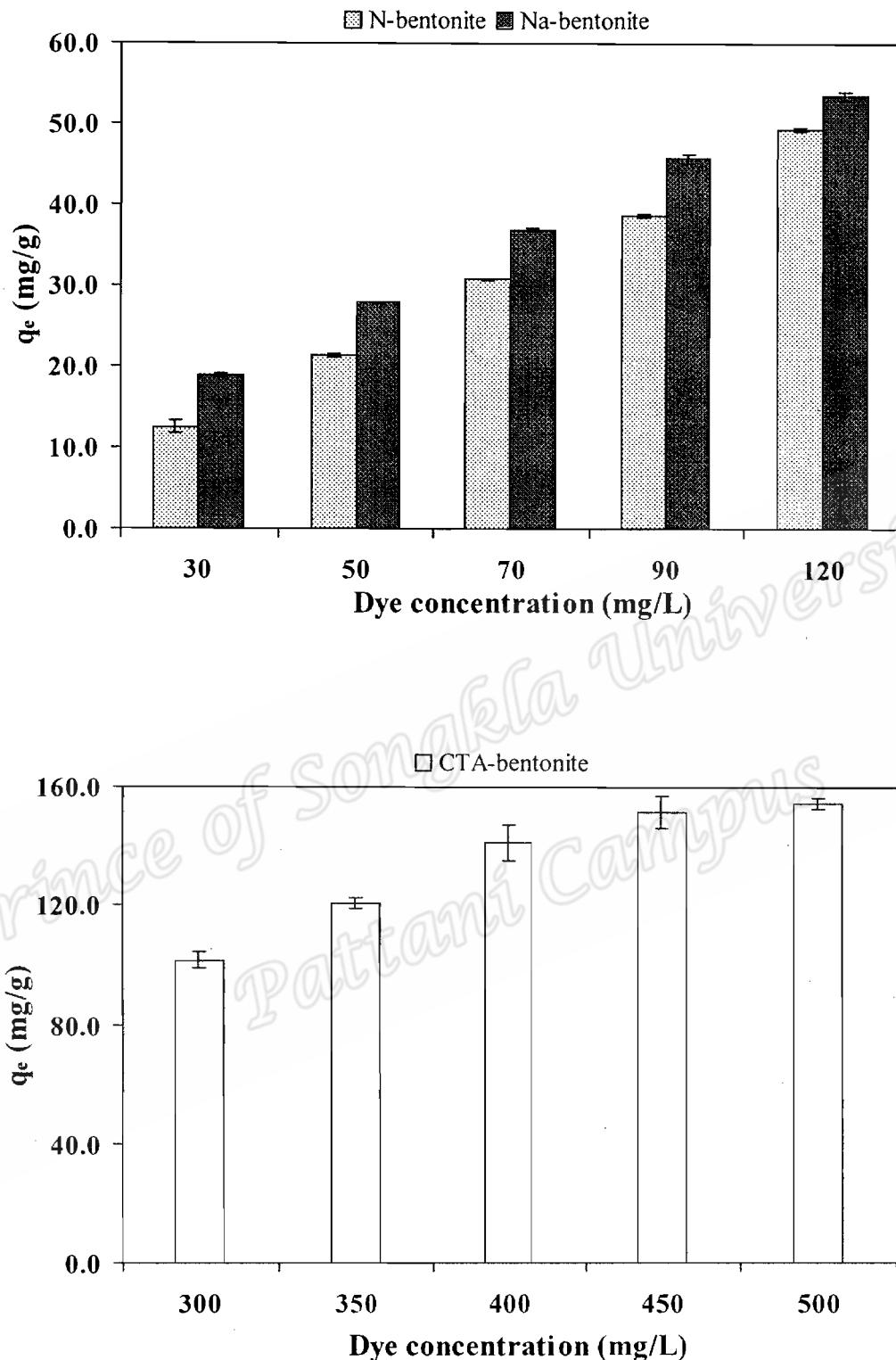
4.3.4 ผลของความเข้มข้นเริ่มต้นของสารละลายน้ำ

ผลการดูดซับสี Black MLD ความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ (N-bentonite และ Na-bentonite เข้มข้น 20, 30, 40, 50, 60 และ 70 mg/L; CTA-bentonite เข้มข้น 50, 60, 70, 80, 90 และ 100 mg/L พีเอช 4.0) (รูปที่ 4.22) และ การดูดซับสี Congo Red ที่ความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ กัน (N-bentonite และ Na-bentonite: 30, 50, 70, 90 และ 120 mg/L; CTA-bentonite : 300, 350, 400, 450 และ 500 mg/L) (รูปที่ 4.23) โดยตัวอย่างเบนทอนที่ทั้งสามชนิด พบว่า มีลักษณะคล้ายคลึงกันคือ ตัวดูดซับแต่ละชนิดสามารถดูดซับสีข้อมได้เพิ่มขึ้น เมื่อความเข้มข้นเริ่มต้นของสารละลายน้ำข้อมเพิ่มขึ้น โดยที่ CTA-bentonite มีความสามารถดูดซับสีข้อมได้สูงที่สุด รองลงมาคือ Na-bentonite และ N-bentonite ตามลำดับ เป็นที่น่าสังเกตว่า เบนทอนที่ธรรมชาติ (N-bentonite) มีความสามารถดูดซับสี Black MLD ได้ต่ำมาก แต่

สามารถดูดซับสี Congo Red ได้ใกล้เคียงกับ Na-bentonite นอกจากนี้ เบนโทไนท์คัดแปร CTA-bentonite ก็สามารถดูดซับสี Congo Red ได้สูงกว่าสี Black MLD ทั้งนี้อาจเนื่องมาจาก Congo Red มีโครงสร้างที่สามารถเข้าไปยึดเกาะบนพื้นผิวของตัวบ่ายางเบนโทไนท์ได้ดีกว่า รวมถึงอาจมีกลไกในการดูดซับที่แตกต่างกัน ซึ่งต้องพิจารณาจากไอโซเทอร์มของการดูดซับในหัวข้อต่อไป



รูปที่ 4.22 ความสามารถดูดซับสี Black MLD โดย N-bentonite, Na-bentonite (ก) และ CTA-bentonite (ข) ที่ความเข้มข้นเริ่มนับต่างๆ ของสารละลายน้ำ pH 4.0 (ปริมาณเบนโทไนท์สำหรับตัวดูดซับข้างต้นคือ 1, 4 และ 2 g/L ตามลำดับ เขย่าที่ 250 rpm)



รูปที่ 4.23 ความสามารถดูดซับสี Congo Red โดย N-bentonite, Na-bentonite (ก) และ CTA-bentonite (ข) ที่ความเข้มข้นเริ่มต้นต่างๆ ของสารละลายน้ำ pH 7.0 (ปริมาณเบนโทไนท์ 2 g/L เขย่าที่ 250 rpm)

4.3.5 ໄອໂໂຫເກອົນຂອງກາຮູດຈັບສີ

ເນື່ອນຳຂໍ້ມູນກາຮູດຈັບໂລທະຂອງຕ້ວອຍ່າງເບັນທອໄນ໌ທີ່ຮຽນຫາຕີແລະເບັນທອໄນ໌ທີ່ດັດແປຣ໌ ທີ່
ຄວາມເຂັ້ມື່ນສົມຄຸລຸຂອງສາຮະລາຍໂລທະ ມາຫາຄ່າຄວາມສາມາດກູດຈັບສູງສຸດຕາມສົມກາຮົງ Langmuir
ແລະ Freundlich adsorption isotherms ໄ້ພົດແສດງໃນຕາງໆທີ່ 4.5

ຕາງໆທີ່ 4.5 Langmuir ແລະ Freundlich isotherms ສໍາຫັບກາຮູດຈັບສີ Black MLD ແລະ Congo Red
ຕ້ວຍ N-bentonite, Na-bentonite ແລະ CTA-bentonite

ສີຕ້ວງກູດຈັບ	Langmuir isotherm			Freundlich isotherm		
	q_m (mg/g)	b	r^2	K_f	n	r^2
Black MLD						
N-bentonite	-	-	-	3.51×10^{-4}	0.52	0.9872
Na-bentonite	23.04	0.002	0.782	0.058	1.07	0.9975
CTA-bentonite	58.82	0.61	0.990	24.14	2.62	0.9964
Congo Red						
N-bentonite	104.17	0.04	0.9154	5.46	1.38	0.9975
Na-bentonite	163.93	0.02	0.9673	4.53	1.26	0.9963
CTA-bentonite	175.44	0.04	0.9995	44.83	4.14	0.9743

ພບວ່າຕ້ວອຍ່າງເບັນທອໄນ໌ທີ່ມີຄວາມສາມາດກູດຈັບສີ Congo Red ໄດ້ສູງກວ່າສີ Black MLD ໂດຍ
ກາຮົງກາຮູດຈັບສີ Black MLD ໄນສາມາດຫາຄ່າ q_m ຂອງຕ້ວອຍ່າງ N-bentonite ໄດ້ ເນື່ອງຈາກມີຄ່າກາຮູດຈັບ
ສີທີ່ຕໍ່ມາກ ກລັກໄກກາຮູດຈັບເປັນໄປຕາມ Freundlich isotherm ($K_f = 3.51 \times 10^{-4}$ mg/g) ຜຶ່ງເປັນແບບ
heterogenous (multilayer) ຕ້ວອຍ່າງ CTA-bentonite ມີຄ່າກາຮູດຈັບສູງສຸດ ໂດຍ Na-bentonite ມີຄ່າ q_m
23.04 mg/g ກລັກໄກກາຮູດຈັບເປັນໄປຕາມ Freundlich isotherm ($r^2 = 0.9975$) ຄ່າຄວັງທີ່ $K_f = 0.058$ mg/g
ສ່ວນ CTA-bentonite ມີກລັກໄກກາຮູດຈັບເປັນໄປໄດ້ທັງແບບ Langmuir ແລະ Freundlich isotherm ($r^2 =$
0.990 ແລະ 0.9975 ຕາມລຳດັບ) ຄວາມສາມາດກູດຈັບສູງສຸດຕາມ Langmuir model (q_m) ເທົ່າກັນ 58.82 mg/g

ສໍາຫັບສີ Congo Red ຈະເໜີ້ວ່າ N-bentonite ມີກລັກໄກເປັນໄປຕາມ Freundlich model ($r^2 =$
0.9975) ນັກກວ່າ Langmuir model ($r^2 = 0.9154$) ນັ້ນຄື່ອມກລັກໄກເປັນກາຮູດຈັບແບບຫລາຍໜ້າ ຜຶ່ງເປັນ
physical adsorption ເຊັ່ນເດືອກັນ Na-bentonite ໃນຂບວະທີ່ CTA-bentonite ມີກລັກໄກກາຮູດຈັບເປັນໄປຕາມ
Langmuir model ($r^2 = 0.9995$) ຜຶ່ງມີກາຮູດຈັບແບບຫຼັນເດືອກ ອາສັຍແຮງທາງເຄີມ (chemisorption) ໂດຍ
ຄວາມສາມາດກູດຈັບສີ Congo red ສູງສຸດ (q_m) ສໍາຫັບ Langmuir isotherm = 104.17 mg/g (N-bentonite),
163.93 mg/g (Na-bentonite) ແລະ 175.44 mg/g (CTA-bentonite) ສ່ວນ Freundlich isotherm (K_f) = 5.46
(N-bentonite), 4.53 (Na-bentonite) ແລະ 44.83 (CTA-bentonite)

เมื่อเปรียบเทียบความสามารถดูดซับสีข้อมสูงสุด (q_m) โดยเบนทอนไนท์ธรรมชาติและเบนทอนไนท์คัดแปรกับงานวิจัยที่รายงานก่อนหน้านี้ (ตารางที่ 4.6) พบว่า N-bentonite สามารถดูดซับสี Congo Red ได้ต่ำกว่าสี Malachite green (158.70 mg/g) ซึ่งรายงานโดย Bulut *et al.* (2008b) ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างของชนิดของสี และการทดลองที่สภาวะต่างกัน (ปริมาณตัวดูดซับ 1 g/L pH 6.8, ความเข้มข้น สี 75-300 mg/L และอุณหภูมิที่ศักยภาพ 25°C) นอกจากนี้ N-bentonite มีความสามารถดูดซับสี Congo Red ใกล้เคียงกับตัวดูดซับชนิด Bamboo dust carbon ($q_m = 101.90$ mg/g) (Kannan and Meenakshisundaram, 2002)

ส่วน Na-bentonite มีความสามารถดูดซับสี Congo Red (163.93 mg/g) สูงกว่าสี Black MLD (23.04 mg/g) สี Acid Blue 193 (67.10 mg/g) (Özcan *et al.*, 2004), และ Malachite green (7.72 mg/g) (Tahir and Rauf, 2006) ซึ่งความแตกต่างของความสามารถดูดซับสีนี้ อาจเนื่องมาจากการแตกต่างของชนิดสี ปริมาณของตัวดูดซับและสภาวะแวดล้อม แต่เมื่อเปรียบเทียบความสามารถดูดซับสี Congo Red โดยเบนทอนไนท์คัดแปรชนิด Na-bentonite กับ Ca-bentonite พบว่า Na-bentonite มีความสามารถดูดซับสี Congo Red ได้สูงกว่า Ca-bentonite (107.41 mg/g) ซึ่งรายงานโดย Lian *et al.* (2009) ทั้งนี้เนื่องจากสภาวะที่ใช้ในการทดลอง (ปริมาณตัวดูดซับ 2 g/L pH 6.92, ความเข้มข้น 50-200 mg/L และ อุณหภูมิ 20°C) และสารเคมีที่ใช้ในการดัดแปลงโครงสร้างมีสมบัติที่ต่างกัน

สำหรับ CTA-bentonite พบว่า มีความสามารถดูดซับสี Congo Red ที่สูงกว่าสี Black MLD ($q_m = 58.82$ mg/g) และ Direct Red 2 (153.84 mg/g, 60°C) (Zohra *et al.*, 2008) ค่าความสามารถดูดซับสี Congo Red ใกล้เคียงตัวดูดซับถ่านกัมมันต์ชนิด Coconut shell carbon (188.40) (Kannan and Meenakshisundaram, 2002) แต่มีความสามารถดูดซับสี Congo Red ได้ต่ำกว่าสารดัดแปลงชนิด Cetyltrimethylammonium montmorillonites (CTA-MMA) (350.13 mg/g) ทั้งนี้เนื่องจากเกิดจากแร่มองท์มอริโล ไนท์มีองค์ประกอบทางเคมีและความบริสุทธิ์สูงกว่าแร่เบนทอนไนท์ โดยเฉพาะมีองค์ประกอบโลหะพาก Al และ Fe ปริมาณสูงกว่า (ตารางที่ 1, ภาคผนวก ค) ทำให้ช่องว่างระหว่างรูพรุนและพื้นผิวของแร่เกิดการจับกับสารดัดแปลงได้ดีกว่าอีกทั้งทำการทดลองที่อุณหภูมิสูงกว่า (30°C) จึงส่งผลให้ประสิทธิภาพการดูดซับสีของ CTA-MMA มีค่าสูงกว่า (Wang and Wang, 2008) นอกจากนี้ การดัดแปลงเบนทอนไนท์ด้วย cationic surfactants ชนิด Cetyltrimethylbenzyl ammonium chloride และ Cetylpyridinium chloride (Baskaralingam *et al.*, 2006) ให้เบนทอนไนท์คัดแปลง CDBA-bentonite และ CP-bentonite ที่สามารถดูดซับสีข้อมแอ็ชิด Acid Red 151 ได้ใกล้เคียงกับกรณีของ CTA-MMA ในขณะที่ DTMA-bentonite ซึ่งเตรียมจากดัดแปลง Dodecyltrimethylammonium bromide (Öscan *et al.*, 2004) พบว่าความสามารถดูดซับ Acid Blue 193 ได้สูงกว่า CTA-bentonite ประมาณ 7 เท่า ทั้งนี้อาจเนื่องจาก organic cations เหล่านี้จะเข้าไปสอดแทรก (intercalation) อยู่ระหว่างชั้นของเบนทอนไนท์ได้ดี ส่งผลให้พื้นผิวมีความว่องไวต่อการดูดซับสีข้อมซึ่งมีประจุลบ ได้ดีกว่ากรณีของ Cetyltrimethyl ammonium bromide (CTAB)

นอกจากนี้พบว่าการดูดซับสีข้อมูลนิคแอดซิด โดยตัวอย่างแร่คินเนียวนะในทั้งสามชนิด ก็มีความแตกต่างจากการดูดซับสีข้อมูลนิคเบติก Methylene blue โดยตัวดูดซับชีวนะ Rice husk ($q_m = 40.60 \text{ mg/g}$) (Vadivelan and Vasanth Kumar, 2005) และใบไม้ Phoenix tree leaves ($q_m = 80.90 \text{ mg/g}$) (Han *et al.*, 2007) (ตารางที่ 4.6)

ตารางที่ 4.6 ความสามารถดูดซับสีข้อมูลสูงสุด ($q_m, \text{mg/g}$) โดยตัวดูดซับชนิดต่าง ๆ

สี	ตัวดูดซับ	$q_m (\text{mg/g})$	อ้างอิง
Black MLD	N-bentonite	-	การศึกษานี้
	Na-bentonite	23.04	
	CTA-bentonite	58.82	
Congo Red	N-bentonite	104.17	
	Na-bentonite	163.93	
	CTA-bentonite	175.44	
Malachite green	N-bentomite	158.70	Bulut <i>et al.</i> (2008b)
Malachite green	Na-bentonite	7.72	Tahir and Rauf (2006)
Acid Blue 193	Na-bentonite	67.10	Ozcan <i>et al.</i> (2004)
	DTMA-bentonite	740.50	
Congo Red	Ca-bentonite	107.41	Lian <i>et al.</i> (2009)
Direct Red 2	CTA-bentonite	153.84	Zohra <i>et al.</i> (2008)
Acid Red 151	CDBA-bentonite	357.14	Baskaralingam <i>et al.</i>
	CP-bentonite	416.66	(2006)
Congo Red	CTA-MMA	350.13	Wang and Wang (2008)
Congo Red	Coconut shell carbon	188.40	Kannan and Meenakshisundaram
	Bamboo dust carbon	101.90	(2002)
Methylene blue	Phoenix tree leaves	80.90	Han <i>et al.</i> (2007)
Methylene blue	Rice husk	40.60	Vadivelan and Vasanth Kumar (2005)

หมายเหตุ : DTMA = Dodecyltrimethylammonium bromide

CDBA = Cetyltrimethylbenzylammonium chloride

CP = Cetylpyridinium chloride

CTA-MMA = Cetyltrimethylammonium montmorillonite

จากผลการศึกษาดังกล่าวข้างต้น จะเห็นได้ว่า เบนโทไนท์ที่ดัดแปลงด้วย cationic surfactant พอก quaternary amine คือ CTAB (CTA-bentonite) มีความสามารถดูดซับสีข้อมออเซชิดจากสารละลายทั้ง สีออเซชิดที่มีประจุลบหั้ง Black MLD ที่ใช้ในโรงงานข้อมผ้า และ Congo Red ซึ่งใช้กันมากหั้งใน อุตสาหกรรมสีข้อมและในห้องปฏิบัติการได้ดี ต่างจากการณีเบนโทไนท์ที่ดัดแปลงด้วย ODA (ODA-bentonite) ซึ่งมีความสามารถดูดซับโลหะหนักได้น้อย ทั้งนี้อาจเนื่องมาจากโครงสร้างและลักษณะ พื้นผิวที่แตกต่างกันของ CTA-bentonite และ ODA-bentonite ซึ่งเป็น long chain primary amine นอกจากนี้ ODA-bentonite น่าจะมีความสามารถในการดูดซับสีข้อมออเซชิดได้น้อยกว่า CTA-bentonite ในขณะที่ CTA-bentonite ก็น่าจะมีความสามารถดูดซับโลหะหนักได้ดีกว่า ODA-bentonite แต่อย่างไรก็ตามเบนโทไนท์ดัดแปลงทั้งสองนี้มีความสามารถกำจัดโลหะหนักได้ต่ำกว่าเบนโทไนท์ธรรมชาติ (N-bentonite) และ Na-bentonite ทั้งนี้เนื่องจากความแตกต่างกันของกลไกในการกำจัดโลหะหนักและกำจัด สีข้อมออเซชิด N-bentonite และ Na-bentonite มีการกำจัดโลหะได้ดีอันเนื่องมาจากการมีกลไกเป็นแบบการ แลกเปลี่ยนไอออนเป็นส่วนใหญ่ ในขณะที่ CTA-bentonite ซึ่งเป็น quaternary amine โครงสร้างมีประจุ บวกเช่นเดียวกับโลหะในสารละลาย จึงน่าจะกำจัดโลหะได้น้อยกว่า แต่มีความสามารถในการกำจัดสี ข้อมออเซชิดซึ่งมีประจุลบหั้งได้สูง เพราะมีกลไกการกำจัดเป็นแบบการจับกันระหว่างประจุที่แตกต่างกัน (Electrostatic force) มากกว่าการแลกเปลี่ยนไอออน อย่างไรก็ตาม ความมีการศึกษาเพิ่มเติมเกี่ยวกับกลไก การกำจัดโลหะหนักและสีข้อมโดยเบนโทไนท์ดัดแปลงทั้งสองชนิดนี้

ดังนั้น CTA-bentonite จึงเป็นตัวดูดซับที่ดีซึ่งน่าที่จะนำไปใช้ในการกำจัดสีข้อมประเภท ออเซชิดที่ปนเปื้อนในแหล่งน้ำธรรมชาติ โดยต้องมีการศึกษาเพิ่มเติมและประยุกต์ใช้ในการกำจัดสีข้อม ประเภทต่างๆ รวมถึงสารอินทรีย์และสารอนินทรีย์ที่ปนเปื้อนอยู่ในสิ่งแวดล้อม