การดูดซับกลุ่มไอออนลบโดยใช้วัสดุแมกนีเซียม-อะลูมิเนียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์

นายติณห์ ศรีเมฆ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2561 ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

บทคัดย่อและแฟ้มข้อมูลฉบับเต็มของวิทยานิพนธ์ตั้งแต่ปีการศึกษา 2554 ที่ให้บริการในคลังปัญญาจุฬาฯ (CUIR) เป็นแฟ้มข้อมูลของนิสิตเจ้าของวิทยานิพนธ์ที่ส่งผ่านทางบัณฑิตวิทยาลัย

The abstract and full text of theses from the academic year 2011 in Chulalongkorn University Intellectual Repository(CUIR) are the thesis authors' files submitted through the Graduate School.

Synthesis of Mg-Al LDHs Accumulate on Magnetite and Investigations of Anion Adsorption

Mr. Tin Srimake

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements for the Degree of Master of Engineering in Environmental Engineering Department of Environmental Engineering Faculty of Engineering Chulalongkorn University Academic Year 2018 Copyright of Chulalongkorn University

หัวข้อวิทยานิพนธ์	การดูดซับกลุ่มไอออนลบโดยใช้วัสดุแมกนีเซียม-
	อะลูมิเนียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์
โดย	นายติณห์ ศรีเมฆ
สาขาวิชา	วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก	รองศาสตราจารย์ ดร.เขมรัฐ โอสถาพันธุ์
อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม	รองศาสตราจารย์ ดร.ปฏิภาณ ปัญญาพลกุล

คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

..... คณบดีคณะวิศวกรรมศาสตร์

(รองศาสตราจารย์ ดร.สุพจน์ เตชวรสินสกุล)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

	ประธานกรรมการ
(ศาสตราจารย์ ดร.อรทัย ชวาลภาฤทธิ์)	
	อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก
(รองศาสตราจารย์ ดร.เขมรัฐ โอสถาพันธุ์)	
	อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม
(รองศาสตราจารย์ ดร.ปฏิภาณ ปัญญาพลกุล)	
	กรรมการ
(อาจารย์ดาว สุวรรณแสง จั่นเจริญ)	
	กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร.เบญจพร สุวรรณศิลป์)	
	กรรมการภายนอกมหาวิทยาลัย
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์จีมา ศรลัมพ์)	

ติณห์ ศรีเมฆ : การดูดซับกลุ่มไอออนลบโดยใช้วัสดุแมกนีเซียม-อะลูมิเนียมเลเยอร์ ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์. (Synthesis of Mg-Al LDHs Accumulate on Magnetite and Investigations of Anion Adsorption) อ.ที่ปรึกษาหลัก : รศ. ดร.เขมรัฐ โอสถาพันธุ์, อ.ที่ปรึกษาร่วม : รศ. ดร.ปฏิภาณ ปัญญาพลกุล

งานวิจัยฉบับนี้มุ่งเน้นศึกษาการดูดซับไอออนลบอันได้แก่ ฟอสเฟต (PO₄³) โครเมต (Cr₂O₇²⁻) และอาร์เซเนต (AsO₄³⁻) โดยใช้วัสดุแมกนีเซียม/อะลูมิเนียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ (Mg/Al LDHs) และวัสดุแมกนีเซียม/อะลูมิเนียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่เกาะบนอนุภาค แม่เหล็ก (Mg/Al LDHs-Fe) จากผลการทดลองในระบบแบบทีละเทพบว่า Mg/Al LDHs มี ประสิทธิภาพในการกาจัดไอออนลบทั้งสามชนิดมากกว่า Mg/Al LDHs-Fe เนื่องจาก Mg/Al LDHs มี มีพื้นที่ผิวที่มีประจุบวกมากกว่า Mg/Al LDHs-Fe และเมื่อทดสอบการดูดซับพบว่าวัสดุทั้งสองชนิด มีความเร็วการดูดซับเข้าสู่สมดุลใกล้เคียงกัน แต่ Mg/Al LDHs จะมีประสิทธิภาพในการดูดซับสูง กว่า Mg/Al LDHs-Fe ประสิทธิภาพในการดูดซับไอออนลบของวัสดุทั้งสองลดลงเล็กน้อยเมื่อค่าพี เอชสูงขึ้น เมื่อนำไอออนลบทั้งสามชนิดมาแข่งขันในการถูกดูดซับพบว่า วัสดุทั้งสองชนิดจะดูดซับ ฟอสเฟตได้ดีที่สุด รองลงมาได้แก่อาร์เซเนต และโครเมตตามลาดับ ซึ่งเป็นผลมาจากโครงสร้างของ ไอออนลบเหล่านั้น ได้แก่ ฟอสเฟตและอาร์เซเนตมีประจุลบสามในขณะที่โครเมตมีประจุลบสอง จึงทำให้ฟอสเฟตและอาร์เซเนตสามารถเกิดปฏิสัมพันธ์กับหมู่โลหะไฮดรอกไซด์ที่ถูกเหนี่ยวนำเป็น บวกบนพื้นผิวตัวกลางดูดซับ วัสดุดูดซับทั้งสองชนิดเมื่อนำกลับมาใช้ใหม่พบว่ามีประสิทธิภาพการ ดูดซับไอออนลบทั้งสามชนิดลดลงประมาณร้อยละ 50

สาขาวิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม ปีการศึกษา 2561

ลายมือชื่อ	นิสิต
ลายมือชื่อ	อ.ที่ปรึกษาหลัก
ลายมือชื่อ	อ.ที่ปรึกษาร่วม

5870154621 : MAJOR ENVIRONMENTAL ENGINEERING

KEYWORD: Layered Double Hydroxides, Magnetite

Tin Srimake : Synthesis of Mg-Al LDHs Accumulate on Magnetite and Investigations of Anion Adsorption. Advisor: Assoc. Prof. Khemarath Osathaphan, Ph.D. Co-advisor: Assoc. Prof. Patiparn Punyapalakul, Ph.D.

This research investigated the adsorption of three anions, which are phosphate, chromate, and arsenate by using Mg/Al layered double hydroxides (Mg/Al LDHs) and Mg/Al layered double hydroxides accumulate on magnetite (Mg/Al LDHs-Fe). Adsorption rate of three anions by using Mg/Al LDHs was faster than Mg/Al LDHs-Fe because Mg/Al LDHs had a more positive charge on the surface than Mg/Al LDHs-Fe. Batch adsorption studies revealed that both materials had the same equilibrium time, but Mg/Al LDHs had more adsorption capacity than that for Mg/al LDHs-Fe. Adsorption capacities of three anions were decreased by increasing of pH due to the reducing of positive charge on the material's surface. For mixed anion solution, phosphate can be adsorbed by both materials with the highest adsorption capacity following with arsenate and chromate, respectively. The tri-valence structures of phosphate and arsenate might promote adsorption capacity of those anions, while chromate was di-valance anion. Hence, phosphate and arsenate can interact with protonated metal hydroxide on adsorbent surfaces. For reuse experiment, adsorption capacities of three anions were decreased around 50% compared with virgin adsorbents.

Field of Study:	Environmental Engineering	Student's Signature
Academic Year:	2018	Advisor's Signature
		Co-advisor's Signature

กิตติกรรมประกาศ

ขอกราบขอบพระคุณประธานการสอบวิทยานิพนธ์ ศาสตราจารย์ ดร. อรทัย ชวาลภาฤทธิ์ และคณะกรรมการการสอบวิทยานิพนธ์ รองศาสตราจารย์ ดร. เขมรัฐ โอสถาพันธุ์ รองศาสตราจารย์ ดร. ปฏิภาณ ปัญญาพลกุล อาจารย์ ดาว สุวรรณแสง จั่นเจริญ รองศาสตราจารย์ ดร. เบญจพร สุวรรณ ศิลป์ และ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ จีมา ศรลัมพ์ ที่ให้เกียรติสละเวลาเพื่อการสอบวิทยานิพนธ์นี้ และได้ให้ คำแนะนำอันเป็นประโยชน์ซึ่งช่วยให้วิทยานิพนธ์นี้มีความสมบูรณ์ยิ่งขึ้น

ขอขอบพระคุณภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์ มหาวิทยาลัย รวมทั้งห้องปฏิบัติการโครงสร้างนาโนไฮบริดและนาโนคอมโพสิท ศูนย์นาโนเทคโนโลยี แห่งชาติ สำนักงานพัฒนาวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งชาติ (สวทช.) ที่ให้ความรู้ ความช่วยเหลือ และคำแนะนำที่เป็นประโยชน์ตลอดการทำงานวิจัยนี้

ขอขอบพระคุณอาจารย์รามนรี เนตรวิเซียร เจ้าหน้าที่ห้องปฏิบัติการภาควิชาวิศวกรรม สิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย และ นักวิจัยทุกท่านที่ห้องปฏิบัติการ โครงสร้างนาโนไฮบริดและนาโนคอมโพสิท ศูนย์นาโนเทคโนโลยีแห่งชาติ สำนักงานพัฒนาวิทยาศาสตร์ และเทคโนโลยีแห่งชาติ (สวทช.) ที่ให้ความรู้ ความช่วยเหลือ และคำแนะนำที่เป็นประโยชน์ตลอดการ ทำงานวิจัยนี้

สุดท้ายนี้ขอกราบขอบพระคุณ บิดา มารดา และครอบครัว ที่สนับสนุนส่งเสริมทางการศึกษา ให้แก่ผู้ทำวิจัยทำให้การศึกษาสำเร็จลุล่วงไปด้วยดี และขอขอบคุณพี่ๆเพื่อนๆน้องๆในห้องปฏิบัติการ ทดลองที่คอยให้คำปรึกษาและความช่วยเหลือตลอดมาจนทำให้การทดลองสำเร็จไปได้

ติณห์ ศรีเมฆ

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย	ዋ
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	۹۹
กิตติกรรมประกาศ	ຈ
สารบัญ	ນີ
สารบัญรูปภาพ	1
บทที่ 1 บทนำ	1
1.1 ความเป็นมาและความสำคัญ	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย	2
1.3 ขอบเขตของการวิจัย	3
1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ	3
บทที่ 2 เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	4
2.1 ไอออนและคุณสมบัติของไอออน	4
2.1.1 ฟอสเฟต (Phosphate :PO4 ²⁻)	4
2.1.1.1 สมบัติทั่วไปของฟอสเฟต	4
2.1.1.2 ประโยชน์ของฟอสเฟต	4
2.1.1.3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากฟอสเฟต	5
2.1.1.3-1 การดูดซึมของฟอสฟอรัสเข้าสู่ร่างกาย	5
2.1.1.3-2 พิษของฟอสเฟตต่อร่างกายมนุษย์	5
2.1.1.4 เส้นทางการปนเปื้อนของฟอสเฟต	5
2.1.2 โครเมต (Chromate :CrO ₄ ²⁻)	6
2.1.2.1 สมบัติทั่วไปของโครเมต	6

2.1.2.2 ประโยชน์ของโครเมต	6
2.1.2.3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากโครเมต	6
2.1.2.3-1 การดูดซึมของโครเมตเข้าสู่ร่างกาย	6
2.1.2.3-2 พิษของโครเมตต่อร่างกายมนุษย์	7
2.1.2.4 เส้นทางการปนเปื้อนของโครเมต	7
2.1.3 อาร์เซเนต (Arsenate :AsO ₄ ²⁻)	7
2.1.3.1 สมบัติทั่วไปของอาร์เซเนต	7
2.1.3.2 ประโยชน์ของอาร์เซเนต	8
2.1.3-3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากอาร์เซเนต	8
2.1.3.3-1 การดูดซึมของอร์ซิเนตเข้าสู่ร่างกาย	8
2.1.2.3-2 พิษของอาร์เซเนตต่อร่างกายมนุษย์	8
2.1.3.4 เส้นทางการปนเปื้อนของอาร์เซเนต	9
2.2 การกำจัดไอออนลบในน้ำ	9
2.2.1 การกรองผ่านเมมเบรน (Membrane Process)	9
2.2.2 การแลกเปลี่ยนไอออน (Ion exchange)	10
2.3 การดูดซับ (Adsorption)	11
2.3.1 กลไกการดูดซับ	12
2.3.2 อัตราการถูกดูดซับของโมเลกุล (Rate of Molecular Transfer)	12
2.4 วัสดุดับเบิ้ลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ (Layered Double Hydroxides : LDHs)	13
2.5 วัสดุเหล็กดับเบิ้ลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ (Layered Double Hydroxides accumulating on	I
Magnetite : LDHs-Fe)	14
2.5 สมบัติทางแม่เหล็ก	15
2.5.1 ไดอะแมกเนติก (Diamagnetic material)	15
2.5.2 พาราแมกเนติก (Paramagnetic material)	16

2.5.3 เฟอร์โรแมกเนติก (Ferromagnetic material)	16
2.6 การสังเคราะห์วัสดุขนาดนาโนด้วยกระบวนการทางเคมี	17
2.6.1 การสังเคราะห์โดยกระบวนการตกตะกอนร่วม	17
2.6.2 การสังเคราะห์ด้วยกระบวนการโซล-เจล (Sol-Gel)	
2.6.3 การสังเคราะห์ด้วยกระบวนการโซลโวเทอร์มอล (Solvothermal)	
2.7 ทบทวนงานวิจัย	
บทที่ 3 วิธีดำเนินการวิจัย	21
3.1 วัสดุอุปกรณ์ และสารเคมี	21
3.1.1 เครื่องมือและวัสดุอุปกรณ์	21
3.1.2 วัตถุดิบและสารเคมี	22
3.2 น้ำเสียที่ใช้ในการทดลอง	22
3.2.1 น้ำเสียสังเคราะห์	22
3.2.1-1 น้ำเสียสังเคราะห์ฟอสเฟต	22
3.2.1-2 น้ำเสียสังเคราะห์โครเมต	22
3.2.1-3 น้ำเสียสังเคราะห์อาร์เซนิก	23
3.3 การดำเนินการทดลอง	23
3.3.1 การวิเคราะห์คุณสมบัติของวัสดุ	24
3.3.1-1 การหาหมู่ฟังก์ชันของวัสดุดูดซับ	24
3.3.1-2 การหาชนิดของสารประกอบและโครงร่างผลึกของวัสดุดูดซับ	24
3.3.1-3 การหาขนาดของอนุภาควัสดุดูดซับ	24
3.3.1-4 การหาอำนาจแม่เหล็กของวัสดุดูดซับ	24
3.3.2 ขั้นตอนการเตรียมวัสดุดูดซับ	25
3.3.4 ขั้นตอนการทดลองแบบทีละเท	27
3.3.4-1 การหาความจุในการดูดซับของวัสดุดูดซับ	27

3.3.4-2 การหาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับของวัสดุดูดซับ
3.3.4-3 การหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับของวัสดุดูดซับ
3.3.4-4 การหาการแข่งขันของโลหะหนักในการถูกดูดซับโดยวัสดุดูดซับ
3.3.4-5 การทดสอบการล้างแยกเอาไอออนลบออกจากวัสดุดูดซับ
บทที่ 4 ผลการวิจัย
4.1 การเตรียมวัสดุดูดซับ
4.1.1 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมวัสดุดูดซับ
4.1.1.1 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมอนุภาคแม่เหล็ก
4.1.1.2 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์40
4.1.1.3 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเกาะเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์บนอนุภาค
แม่เหล็ก
4.2 คุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ
4.2.1 ผลการวิเคราะห์วัสดุทั้งหมดด้วยเครื่อง FT-IR
4.2.2 ผลการวิเคราะห์วัสดุทั้งหมดด้วยเครื่อง XRD
4.2.4 ผลการวิเคราะห์อำนาจแม่เหล็กของอนุภาคแม่เหล็กและวัสดุดูดซับ
4.3 ผลการทดลองแบบแบตซ์ (Batch)50
4.3.1 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต50
4.3.1.1 ผลการหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต
4.3.1.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต
4.2.1.3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต
4.2.4 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่อโครเมต53
4.2.4.1 ผลการหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อโครเมต
4.2.4.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่อโครเมต
4.2.4.3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อโครเมต

4.2.5 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต	
4.2.4.1 ผลการหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต	
4.2.4.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต	
4.2.4.3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต	
4.1.6 ผลการดูดซับไอออนลบผสม	
4.2.6.1 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับฟอสเฟต	
4.2.6.2 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับโครเมต	61
4.2.6.3 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับอาร์เซเนต	
4.2.7 ผลการนำวัสดุกลับมาใช้ใหม่	63
4.2.7.1 ผลการหานำวัสดุกลับมาใช้ใหม่จากการดูดซับฟอสเฟต	
บทที่ 5 สรุปผลการวิจัยและข้อเสนอแนะ	
5.1 สรุปผลการวิจัย	
5.1.1 การศึกษาคุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ	
5.1.2 การศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการดูดซับไอออนลบของวัสดุ	
5.1.2.1 การศึกษาความจุในการดูดซับ	
5.1.2.2 การศึกษาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับ	
5.1.2.3 การศึกษาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับ	65
5.1.3 การศึกษาการดูดซับไอออนลบแบบผสม	65
5.1.4 การศึกษาการนำกลับมาใช้ใหม่ของวัสดุ LDHs-Fe	
5.2 ข้อเสนอแนะ	
ภาคผนวก	
บรรณานุกรม	73
ประวัติผู้เขียน	

สารบัญรูปภาพ

รูปที่ 1 โครงสร้างของเรซินที่มีหมู่ฟังก์ชั่นและเปลี่ยนไอออนประจุบวก (Wheaton & Lefevre, 2000)	10
รูปที่ 2 ปฏิกิริยาในการเปลี่ยนหมู่ฟังก์ชั่นของเรซินให้มีความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุบวก (Wheaton & Lefevre, 2000)	11
รูปที่ 3 ปฏิกิริยาในการเปลี่ยนหมู่ฟังก์ชั่นของเรซินให้มีความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุลบ (Wheaton & Lefevre, 2000)	11
รูปที่ 4 กลไกการแพร่ผ่านของไอออนลบเข้าสู่โครงสร้างของเลเยอร์ดับเบิ่ลไฮดรอก (Li et al., 20	16) 14
รูปที่ 5 การปรับปรุงหมู่ฟังก์ชั่นของอนุภาคแม่เหล็กนาโนในทางการแพทย์ (บุณยนุช บุญไสย, อรวรรณ สุขสมบัติ, & ปิยะพร ณ หนองคาย, 2557)	15
รูปที่ 6 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุไดอะแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)	16
รูปที่ 7 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุพาราแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)	16
รูปที่ 8 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุเฟอร์โรแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)	17
รูปที่ 9 แผนผังการดำเนินการทดลอง	23
รูปที่ 10 แผนผังขั้นตอนการสังเคราะห์วัสดุ LDHs-Fe	27
รูปที่ 11 แผนผังการทดลองหาความจุของวัสดุดูดซับ	28
รูปที่ 12 แผนผังการทดลองหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับ	30
รูปที่ 13 แผนผังการทดลองหาค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับ	32
รูปที่ 14 แผนผังการทดลองหาประสิทธิภาพในการดูดซับไอออนผสม	34
รูปที่ 15 แผนผังขั้นตอนการทดลองการล้างแยกไอออนลบออกจากวัสดุ	37
รูปที่ 16 อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์ได้ในช่วงแรกของการทดลอง(x100k)	38
รูปที่ 17 อนุภาคแม่เหล็กจากงานวิจัยของ Lu (2017)(×100k)	39
รูปที่ 18 อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์โดยใช้วิธีการสังเคราะห์จากงานวิจัยของ Zheng	
(2012)(×100k)	39

รูปที่	19	อนุภาคแม่เหล็กจากงานวิจัยของ Zheng (2012)(x50k)	40
รูปที่	20	วัสดุเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่สังเคราะห์ได้(x30k)	40
รูปที่	21	วัสดุเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์จากงานวิจัยของ Qu (2017)(x60k)	41
รูปที่	22	ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่สังเคราะห์เองโดยใช้เครื่อง XRD4	41
รูปที่ เครื่อ	23 १ X	ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่มาจากงานวิจัยของ Qu (2017) โดยใ RD	,ช้ 41
รูปที่	24	อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์ได้ในงานวิจัย(x30k)	12
รูปที่	25	วัสดุเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์จากงานวิจัยของ Ardhayanti (2016)(x20k)	42
รูปที่	26	ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Mg/Al ที่สังเคราะห์เองโดยใช้เครื่อง XRD4	43
รูปที่ (201	27 6) โ	ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่มาจากงานวิจัยของ Ardhayanti โดยใช้เครื่อง XRD	43
รูปที่	28	วัสดุดูดซับที่เวลาสังเคราะห์ 6 ชั่วโมง(x50k, x30k)	44
รูปที่	29	วัสดุดูดซับที่เวลาสังเคราะห์ 17 และ 24 ชั่วโมง(x30k)	45
รูปที่	30	วัสดุดูดซับที่ใช้เพียงน้ำกลั่นและหยดสารตั้งต้นอย่างคงที่(x30k)	45
รูปที่	31	วัสดุดูดซับที่ใช้การแช่สารตั้งต้นก่อนการทำปฏิกิริยา(x30k)	46
รูปที่	32	วัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้(x50k)	16
รูปที่	33	วัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Lu (2017)(x100k)	47
รูปที่	34	ผลการวิเคราะห์วัสดุด้วยเครื่อง FT-IR	47
รูปที่	35	ผลการวิเคราะห์วัสดุด้วยเครื่อง XRD	48
รูปที่	36	ผลการวิเคราะห์ด้วยเครื่อง VSM	19
รูปที่	37	ความสัมพันธ์ระหว่างฟอสเฟตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสามชนิด	50
รูปที่	38	ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของฟอสเฟตที่สมดุล	51
รูปที่	39	ความจุในการดูดซับฟอสเฟตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น	51
รูปที่	40	ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของฟอสเฟตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิ	โด
			52

รูปที่ 41 ความสัมพันธ์ระหว่างโครเมตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิด5.
รูปที่ 42 ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของโครเมตที่สมดุล54
รูปที่ 43 ความจุในการดูดซับโครเมตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น 5!
รูปที่ 44 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของโครเมตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิด
รูปที่ 45 ความสัมพันธ์ระหว่างอาร์เซเนตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิด5
รูปที่ 46 ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของอาร์เซเนตที่สมดุล58
รูปที่ 47 ความจุในการดูดซับอาร์เซเนตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น 58
รูปที่ 48 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของอาร์เซเนตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้งสอง
ชนิด5
รูปที่ 49 ประสิทธิภาพในการกำจัดฟอสเฟตแบบไอออนเดี่ยวและแบบไอออนผสม
รูปที่ 50 ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมตแบบไอออนเดี่ยวและแบบไอออนผสม6
รูปที่ 51 ประสิทธิภาพในการกำจัดอาร์เซเนตแบบไอออนเดี่ยวและแบบไอออนผสม6.
รูปที่ 52 ความสามารถในการดูดซับฟอสเฟตในการดูดซับครั้งแรกและครั้งที่สอง6

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความเป็นมาและความสำคัญ

ในปัจจุบันนั้น ประเทศไทยมีปริมาณประชากรเพิ่มสูงขึ้นทุกๆปี ซึ่งส่งผลต่อการเจริญเติบโต ของเศรษฐกิจ โดยหนึ่งในสิ่งที่เป็นปัจจัยของเศรษฐกิจนั้นคือด้านอุตสาหกรรม ในการประกอบการ ของอุตสาหกรรมนั้นมักจะมีสิ่งที่เหลือจากการบกวนการผลิต หรือเรียกกันโดยปกติว่าของเสียจาก อุตสาหกรรมซึ่งมีทั้งของแข็ง ของเหลว และแก๊ส โดยส่วนมากจะเป็นของเสียในรูปของน้ำเสีย สำหรับ น้ำเสียจากอุตสาหกรรมนั้น สารบางชนิดสามารถย่อยสลายได้เองโดยกระบวนการตามธรรมชาติ ซึ่ง สารบางชนิดแม้จะสามารถบำบัดได้ด้วยวิธีทางธรรมชาติแต่ก็ยังบำบัดได้ยาก เช่น ฟอสเฟต ที่ต้อง อาศัยกระบวนการทางชีวภาพในการดึงฟอสเฟตให้อยู่ในรูปชีวมวล และอีกส่วนหนึ่งนั้นจะไม่ย่อย สลายตามธรรมชาติทำให้มีการปนเปื้อนลงสู่สิ่งแวดล้อมหากไม่มีการบำบัดน้ำเสียเหล่านี้ก่อน โดยสาร ที่มักมีปัญหาเหล่านี้คือสารที่มีไอออนของโลหะหนักเป็นองค์ประกอบ เช่น โครเมต และอาร์เซเนต โดยอุตสาหกรรมที่มักจะเป็นแหล่งกำเนิดสารเหล่านี้ ได้แก่ การประกอบการเหมืองแร่ การ อุตสาหกรรมฟอกย้อมสี การอุตสาหกรรมชุบโลหะ การอุตสาหกรรมผลิตและบรรจุยาฆ่าแมลง และ การอุตสาหกรรมกลั่นน้ำมัน (Järup, 2003) ในบางกรณี อาจมีการผสมรวมกันของสารที่ย่อยสลายได้ และไม่ได้ตามธรรมชาติ เช่น การผสมน้ำเสียจากการซักล้างซึ่งมีฟอสเฟตปนเปื้อน รวมกับน้ำเสียจาก กระบวนการผลิตที่มีโครเมตหรืออาร์เซเนตปนเปื้อน ซึ่งการกำจัดหรือนำไปบำบัดนั้นอาจทำได้ยากขึ้น เนื่องจากกระบวนการกำจัดฟอสเฟตใช้การดึงฟอสเฟตเข้าสู่โครงสร้างของแบคทีเรีย ซึ่งความเป็นพิษ จากโครเมตหรืออาร์เซเนตในระบบอาจทำให้แบคทีเรียไม่สามารถมีชีวิตอยู่ในระบบบำบัดได้ จึงเป็น ที่มาในการศึกษาการบำบัดน้ำเสียที่มีไอออนลบปนเปื้อนอยู่

จากปัญหาการปนเปื้อนไอออนลบของโลหะหนักในน้ำเสีย จึงนำไปสู่การบำบัดน้ำเสียที่มี ไอออนลบของโลหะหนักปนเปื้อน โดยในการบำบัดนั้นมีหลายวิธี ได้แก่ การกรอง การแลกเปลี่ยน ประจุ การดูดซับด้วยวัสดุดูดซับ จากวิธีการบำบัดน้ำเสียข้างต้น จึงได้มาดูในรายละเอียดถึงวัสดุที่ใช้ ในกระบวนการบำบัด โดยในที่นี้ได้ทำการศึกษาวัสดุเลเยอร์ดับเบิลไฮดรอกไซด์ (Layered double hydroxides: LDHs) ซึ่งวัสดุชนิดนี้เป็นโครงสร้างผลึกของโลหะออกไซด์ผสมระหว่างโลหะประจุสอง บวกและสามบวก ทำให้ในโครงสร้างของวัสดุมีประจุไปทางบวก ทำให้พื้นผิวของวัสดุมีประจุบวก ทำ ให้เกิดความสอดคล้องเชิงประจุต่อไอออนลบในน้ำเสีย ซึ่งช่วยให้สามารถดึงเอาไอออนลบใน สารละลายมาเกาะติดบนพื้นผิวได้ เนื่องจากวัสดุ LDHs นั้นไม่มีอำนาจแม่เหล็กในตัวเองทำให้เกิด ปัญหาในกระบวนการหลังการบำบัด ซึ่งยากต่อการแยกเอาวัสดุดูดซับออกจากน้ำเสียโดยอาจต้องทำ การกรองหรือปั่นเหวี่ยงเพื่อแยกเอาวัสดุดูดซับออกมา ซึ่งเป็นการสิ้นเปลืองงบประมาณในการดำเนิน ระบบบำบัด จึงทำการนำ LDHs มาเกาะบนพื้นผิวของอนุภาคแม่เหล็กได้เป็นวัสดุเหล็กเลเยอร์ ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ (LDHs-Fe) ซึ่งช่วยให้วัสดุใหม่นี้มีอำนาจแม่เหล็ก ซึ่งเราสามารถใช้สนามแม่เหล็ก จากภายนอกในการแยกเอาวัสดุดูดซับออกจากน้ำเสียหลังการบำบัดได้

สำหรับข้อดีของวัสดุชนิดนี้คือความสามารถในการแยกออกจากน้ำเสีย โดยทั่วไปวัสดุที่ใช้ใน การบำบัดน้ำเสียมักจะมีขนาดอนุภาคเล็กเพื่อให้มีปริมาณพื้นที่ผิวมาก แต่ขนาดของอนุภาคที่เล็ก ส่งผลให้แยกวัสดุออกจากน้ำเสียได้ยากด้วยเช่นกัน ซึ่งกระบวกการแยกวัสดุดูดซับออกจากน้ำเสียที่ นิยมกันจะเป็นการตกตะกอน โดยอาศัยแรงโน้มถ่วงให้เป็นตัวดึงวัสดุดูดซับออกจากน้ำเสีย โดยวัสดุ LDHs-Fe นั้นจะสามารถแยกออกจากน้ำเสียได้ดีขึ้นโดยอาศัยอำนาจแม่เหล็กของวัสดุในการเพิ่มแรง กระทำให้กับตัวอนุภาค ทำให้มีทั้งแรงโน้มถ่วงและแรงทางแม่เหล็กเป็นตัวดึงวัสดุออกจากน้ำเสีย

1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย

1. สามารถสังเคราะห์วัสดุ LDHs-Fe ที่มีอำนาจแม่เหล็กได้

2. ทราบถึงคุณสมบัติทางกายภาพพื้นฐานของวัสดุดูดซับ

 ทราบถึงสภาวะที่เหมาะสม ได้แก่ระยะเวลาและค่าพีเอช ของน้ำเสียที่ทำให้วัสดุดูดซับ สามารถดูดซับไอออนลบได้มากที่สุด

4. ทราบถึงศักยภาพในการกำจัดฟอสเฟต โครเมต และอาร์เซเนตโดย LDHs-Fe ภายใต้ สารละลายแบบเดี่ยวและแบบผสม

5. ทราบถึงศักยภาพในการนำกลับมาใช้ใหม่ของวัสดุ

1.3 ขอบเขตของการวิจัย

งานวิจัยนี้ เป็นการสังเคราะห์วัสดุ LDHs-Fe โดยจะมีการวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพ วิธีการในการสังเคราะห์วัสดุชนิดนี้ขึ้นมา และศึกษาการดูดซับเปรียบเทียบกับวัสดุ LDHs ในน้ำเสีย สังเคราะห์

หลังจากได้วัสดุที่มีคุณสมบัติเบื้องต้นตามที่ต้องการแล้ว จึงนำมาทดสอบการดูดไอออนลบ โดยใช้น้ำเสียที่สังเคราะห์ขึ้นที่มีฟอสเฟต โครเมต และอาร์เซเนต ในการทดสอบหาความจุในการดูด ซับในขอบเขตที่ 10 ถึง 40 ppm ระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับในขอบเขตที่ 30 นาที ถึง 5 ชั่วโมง ค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับในขอบเขตที่ 4 ถึง 9 และการล้างแยกเอาไอออนลบออกจาก วัสดุดูดซับ

โดยที่การทดลองในห้องปฏิบัติการนั้น จะกำเนินการภายในห้องปฏิบัติการห้องปฏิบัติการ โครงสร้างนาโนไฮบริดและนาโนคอมโพสิท ศูนย์นาโนเทคโนโลยีแห่งชาติ สำนักงานพัฒนา วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งชาติ (สวทช.) และห้องปฏิบัติการของสาขาวิชาวิศวกรรมศาสตร์ สิ่งแวดล้อม ภาควิชาวิศวกรรมศาสตร์สิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

1. สามารถสังเคราะห์วัสดุ LDHs-Fe ที่มีอำนาจแม่เหล็กได้

 ทราบถึงคุณสมบัติทางกายภาพพื้นฐานของวัสดุดูดซับ และประสิทธิภาพในสภาวะที่ เหมาะสมของน้ำเสียที่ทำให้วัสดุดูดซับสามารถดูดซับไอออนลบได้มากที่สุด

4. ทราบถึงศักยภาพในการนำกลับมาใช้ใหม่ของวัสดุ LDHs-Fe

เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.1 ไอออนและคุณสมบัติของไอออน

2.1.1 ฟอสเฟต (Phosphate :PO4²⁻)

2.1.1.1 สมบัติทั่วไปของฟอสเฟต

ฟอสเฟตเป็นโมเลกุลที่ประกอบด้วยอะตอมของฟอสฟอรัสและออกซิเจน มี มวลโมเลกุล (molecule mass) เท่ากับ 94.9714 กรัม/โมล มีกระจายตัวอยู่ทั่วไปในธรรมชาติและ เป็นองค์ประกอบของสิ่งมีชีวิต แต่จะพบมากในหินฟอสเฟต ในปกติจะพบฟอสเฟตในรูปของ แคลเซียมฟอสเฟต (Ca₂(PO₄)₂) หรือ ฟลูออไรอะปาไทด์ (Ca₅F(PO₄)₃) นอกจากนี้ยังพบฟอสเฟตใน กระดูก ฟัน ระบบประสาท ไข่แดงทั้งของมนุษย์และสัตว์ โดยฟอสเฟตส่วนใหญ่ในแหล่งน้ำในปัจจุบัน มีที่มาจากสิ่งมีชีวิต ทั้งจากวัฏจักรธรรมชาติและจากการกระทำของมนุษย์ เช่น การอุตสาหกรรมที่ เกี่ยวข้องกับอาหารหรือปุ๋ย โดยแหล่งน้ำทั่วไปควรมีฟอสเฟตอยู่ที่ 0.05-1 มิลลิกรัม/ลิตร (พันธ์ & ชัย ชนะ, 2014)

2.1.1.2 ประโยชน์ของฟอสเฟต

โดยทั่วไปนั้นจะใช้งานฟอสเฟตเป็นธาตุอาหารให้กับพืช และมีการใช้กัน มากในอุตสาหกรรมการผลิตเนื้อสัตว์ โดยฟอสเฟตจะช่วยให้สีของเนื้อสัตว์ไม่เปลี่ยนแปลงมาก เพิ่ม ความอุ้มน้ำของเนื้อสัตว์เพื่อปรับปรุงเนื้อและรสสัมผัส ช่วยป้องกันการเกิดการเหม็นหืนของเนื้อ รวมทั้งช่วยยยับยั้งการเจริญเติบโตของจุลินทรีย์

2.1.1.3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากฟอสเฟต

2.1.1.3-1 การดูดซึมของฟอสฟอรัสเข้าสู่ร่างกาย

ฟอสฟอรัสนั้นสามารถเข้าสู่ร่างกายได้ 3 เส้นทางคือ

1.การดูดซึมจากระบบทางเดินอาหาร ซึ่งมาจากสิ่งมีชีวิตที่นำมา

ประกอบเป็นอาหาร

2.การดูดซึมทางผิวหนัง โดยมาจากฟอสเฟตที่เป็นส่วนประกอบ

ปุ๋ย ผงซักฟอก หรือยาฆ่าแมลงกลุ่มออร์แกโนฟอสเฟต

2.1.1.3-2 พิษของฟอสเฟตต่อร่างกายมนุษย์

เมื่อได้รับฟอสเฟตในปริมาณมากจะมีผลต่อร่างกายในหลายระบบ

ได้แก่

1. อาการทางระบบทางเดินอาหาร โดยจะมีอาการคลื่นไส้

อาเจียน มีอาการอักเสบในช่องท้อง และท้องเสีย

2. ฟอสฟอรัสในรูปของสารลดแรงตึงผิวก่อให้เกิดอาการแพ้หรือ

ทำให้ภูมิคุ้มกันต่ำลงหากรับสัมผัสเข้าไปในปริมาณมาก

2.1.1.4 เส้นทางการปนเปื้อนของฟอสเฟต

ฟอสเฟตนั้นเป็นไอออนที่มีอยู่ทั่วไปในธรรมชาติ ทั้งบนบกและในน้ำ โดยทั่วไปฟอสเฟตจะถูกชะล้างลงสู่แหล่งน้ำแล้วลงสู่ทะเล และจมตัวลงสู่ก้นทะเล โดยอาจมีการ หมุนเวียนกลับขึ้นมาบนบกได้บ้าง เช่น การประมง โดยเส้นทางการปนเปื้อนของฟอสเฟตที่เกิดขึ้น จากมนุษย์เกิดได้จากการปนเปื้อนทางน้ำ โดยมาจากการอุตสาหกรรมที่ใช้วัตถุดิบเป็นสิ่งมีชีวิต เช่น โรงงานแปรรูปอาหาร โรงงานผลิตยาฆ่าแมลง โดนน้ำเสียที่ผ่านกระบวกการการผลิตจะมีฟอสเฟต ปนเปื้อนออกมา หรืออาจมาจากการถูกซะล้างปุ๋ยในแหล่งเกษตรกรรมลงสู่แหล่งน้ำ โดยฟอสเฟตเป็น ธาตุอาหารที่สำคัญต่อสิ่งมีชีวิต แต่เมื่อมีปริมาณฟอสเฟตมากเกินไปในแหล่งน้ำ จะส่งผลให้มีการ เจริญเติบโตมากขึ้นอย่างผิดปกติของสาหร่าย ซึ่งใช้ฟอสเฟตในกระบวนการหายใจระดับเซลล์ หรือ เรียกปรากฏการณ์นี้ว่ายูโทรฟิเคชั่น (Eutrophication) ซึ่งส่งผลกระทบต่อคุณภาพของแหล่งน้ำเมื่อ สาหร่ายตายลง โดยจะเป็นการเพิ่มปริมาณสารอินทรีย์ในแหล่งน้ำ ทำให้จุลินทรีย์มีการใช้ออกซิเจน ในแหล่งน้ำเพื่อย่อยสลายสารอินทรีย์เพิ่มขึ้น เกิดภาวะออกซิเจนต่ำในแหล่งน้ำซึ่งส่งผลต่อสิ่งมีชีวิตใน แหล่งน้ำ รวมไปถึงสีและกลิ่นที่ส่งผลกระทบต่อมนุษย์อีกด้วย

2.1.2 โครเมต (Chromate :CrO₄²⁻)

2.1.2.1 สมบัติทั่วไปของโครเมต

โครเมตเป็นโมเลกุลที่ประกอบด้วยอะตอมของโครเมียมและออกซิเจน มี มวลโมเลกุล (molecule mass) เท่ากับ 115.992 กรัม/โมล พบได้ทั่วไปในแหล่งน้ำ ในชั้นดินและชั้น หิน แต่ในปัจจุบันโครเมตส่วนใหญ่มีแหล่งที่มาจากการปนเปื้อนในน้ำเสียจากการอุตสาหกรรม เช่น โรงงานฟอกหนัง โรงงานอิเล็กโทรนิกส์ โรงงานที่มีการย้อมสี โดยน้ำทิ้งจากโรงงานควรมีโครเมตไม่ เกิน 0.55 มิลลิกรัม/ลิตร (Thompson, Haws, Harris, Gatto, & Proctor, 2010)

2.1.2.2 ประโยชน์ของโครเมต

โครเมตนั้นนำไปใช้ในการอุตสาหกรรมหลายประเภท โดยมีการนำไปใช้ใน อุตสาหกรรมฟอกหนัง นำไปผลิตปูนซิเมนต์ หรือนำไปเป็นสีย้อมผลิตภัณฑ์ นอกจากนี้ยังมีการนำโคร เมตไปใช้เป็นตัวตรวจสอบปริมาณเอทานอลอีกด้วย

2.1.2.3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากโครเมต

2.1.2.3-1 การดูดซึมของโครเมตเข้าสู่ร่างกาย

โครเมียมนั้นสามารถเข้าสู่ร่างกายได้ 3 เส้นทางคือ

1.การดูดซึมจากระบบทางเดินอาหาร โดยมาจากการปนเปื้อนใน

แหล่งน้ำ โดยอาจมาจากน้ำเสียของโรงงานที่มีการฟอกหนังหรือผลิตปูนซิเมนต์

2.การดูดซึมทางผิวหนัง โดยมาจากการทำงานที่ต้องสัมผัสกับ

สารละลายที่มีโครเมตในปริมาณมาก โดยเฉพาะการผลิตสีย้อมอุตสาหกรรม และอาจมาจากสีย้อมบน บรรจุภัณฑ์หรือผลิตภัณฑ์ที่ผู้บริโภคใช้งานอยู่ เมื่อได้รับโครเมตในปริมาณมากจะมีผลต่อร่างกายในหลายระบบ

ได้แก่

1. อาการทางระบบทางเดินอาหาร โดยจะมีอาการคลื่นไส้อาเจียน

ปวดในช่องท้อง ท้องเสีย มีอาการเลือดออกในกระเพาะ

2. อาการทางผิวหนัง เมื่อได้รับสัมผัสโครเมียมในปริมาณมากจะ

เกิดการกัดกร่อนบนผิวหนัง ระบบทางเดินหายใจเสียหาย ในระยะยาวจะเกิดแผลเรื้อรัง แผลหายช้า

2.1.2.4 เส้นทางการปนเปื้อนของโครเมต

โครเมตนั้นมีการใช้งานในอุตสาหกรรมหลายประเภท ซึ่งการปนเปื้อนนั้น อยู่ในรูปน้ำเสียจากกระบวนการผลิต การปนเปื้อนทางน้ำมีที่มาจากการใช้โครเมตในการฟอกหนัง และการใช้โครเมียมเป็นส่วนประกอบในสีอุตสาหกรรม เมื่อสิ้นสุดกระบวนการผลิต น้ำเสียที่มีโครเมต เหลืออยู่จะถูกปล่อยลงสู่แหล่งน้ำธรรมชาติ

2.1.3 อาร์เซเนต (Arsenate :AsO₄²⁻)

2.1.3.1 สมบัติทั่วไปของอาร์เซเนต

อาร์เซเนตเป็นโมเลกุลที่ประกอบด้วยอะตอมของอาร์เซนิกและออกซิเจน มี มวลโมเลกุล (molecule mass) เท่ากับ 138.905 กรัม/โมล พบได้ทั่วไปในแหล่งน้ำ ในชั้นดินและชั้น หิน แต่ในปัจจุบันโครเมตส่วนใหญ่มีแหล่งที่มาจากการปนเปื้อนในน้ำเสียจากการอุตสาหกรรม เช่น โรงงานผลิตสารกำจัดศัตรูพืช โรงงานอิเล็กโทรนิกส์ โรงงานที่มีการย้อมสี โดยน้ำทิ้งจากโรงงานควรมี โครเมตไม่เกิน 0.46 มิลลิกรัม/ลิตร (Ng, Wang, & Shraim, 2003) อาร์เซเนตนั้นนิยมใช้ในสมัยก่อนโดยใช้เป็นสารให้สีแดงและสีเหลือง

รวมทั้งใช้ในการกำจัดศัตรูพืช โดยอาร์เซเนตจะเข้าไปขัดขวางกระบวนการการใช้พลังงานในเซลล์ของ สิ่งมีชีวิต

2.1.3-3 ผลกระทบต่อสุขภาพอันเนื่องมาจากอาร์เซเนต

2.1.3.3-1 การดูดซึมของอร์ซิเนตเข้าสู่ร่างกาย

สารหนูนั้นสามารถเข้าสู่ร่างกายได้ 2 เส้นทางคือ

1. การดูดซึมจากระบบทางเดินอาหาร ในแหล่งน้ำธรรมชาตินั้นมี

อาร์เซเนตปนเปื้อนอยู่ในปริมาณน้อย อาร์เซเนตที่ปนเปื้อนจึงอาจมาจากน้ำเสียของโรงงานที่มีการใช้ สีย้อม

2. การดูดซึมจากระบบทางเดินหายใจ โดยมาจากงานผลิตแก้ว

หรือกระบวนการผลิตสารกำจัดศัตรูพืช

2.1.2.3-2 พิษของอาร์เซเนตต่อร่างกายมนุษย์

เมื่อได้รับสารหนูในปริมาณมากจะมีผลต่อร่างกายในหลายระบบ

ได้แก่

1. อาการทางระบบทางเดินอาหาร โดยจะมีอาการคลื่นไส้

อาเจียน มีอาการอักเสบในช่องท้อง และท้องเสีย

2. อาการอื่นๆ เช่น ปัสวะเป็นเลือด กล้ามเนื้อเกร็ง ผมร่วง ใน

ระยะยาวก่อให้เกิดมะเร็งและโรงหัวใจ

2.1.3.4 เส้นทางการปนเปื้อนของอาร์เซเนต

อาร์เซเนตนั้นเริ่มมีการค้นพบและนำมาใช้ตั้งแต่สมัยยุคกรีกและโรมัน โดยทั่วไปจะมีอาร์เซเนตปริมาณน้อยอยู่ในธรรมชาติอยู่แล้ว โดยเส้นทางการปนเปื้อนของอาร์เซเนตที่ เกิดขึ้นจากมนุษย์ ได้แก่

 การปนเปื้อนทางน้ำ โดยมีที่มาจากการใช้อาร์เซเนตเป็นสารกำจัด ศัตรูพืช หรือจากการประกอบการเหมืองแร่ที่มีสารหนูปนอยู่ในสายแร่
การปนเปื้อนทางอากาศ โดยมีที่มาจากการผลิตงานเซรามิก

2.2 การกำจัดไอออนลบในน้ำ

การกำจัดโลหะหนักออกจากน้ำเสียนั้น เราต้องคำนึงถึงสภาวะความเหมาะสมของน้ำกับวิธีที่ จะใช้ในการบำบัด โดยพิจารณาได้จาก สภาพน้ำก่อนบำบัด สภาพของน้ำที่ต้องการหลังบำบัด ขนาด ของระบบบำบัดที่ต้องการ และค่าก่อสร้างกับค่าดำเนินการในการบำบัด โดยวิธีกำจัดไอออนลบ มี ดังต่อไปนี้

2.2.1 การกรองผ่านเมมเบรน (Membrane Process)

เป็นการแยกเอาโลหะหนักออกจากน้ำโดยใช้เมมเบรนในการกรองไอออนไม่ให้ผ่าน ไปกับน้ำ วิธีนี้เรียกว่า รีเวอร์สออสโมซิส (Reverse Osmosis) โดยวิธีนี้มีประสิทธิภาพในการบำบัดสูง มากเมื่อเทียบกับวิธีอื่นๆ แต่วิธีบำบัดนี้ก็มีค่าใช้จ่ายในการก่อสร้างและดำเนินการที่สูงด้วยเช่นกัน นอกจากนี้ระบบบำบัดยังมีแรงดันในระบบสูงมาก เนื่องจากต้องใช้แรงดันเพื่อดันให้น้ำสามารถแพร่ ผ่านเมมเบรนออกไปได้ และยังต้องมีการบำบัดขั้นต้นโดยการปรับสภาพความเป็นกรด-ด่าง รวมทั้ง กรองเอาอนุภาคแขวนลอยออกเพื่อไม่ให้เมมเบรนเสียหาย

2.2.2 การแลกเปลี่ยนไอออน (Ion exchange)

เป็นกระบวนการแลกเปลี่ยนไอออนระหว่างของเหลวและของแข็ง เป็นกระบวนการ ที่ผันกลับได้โดยไม่มีการเปลี่ยนแปลงอย่างถาวรเกิดขึ้นบนโครงสร้าง เป็นกระบวนการที่นิยมใช้ในการ บำบัดน้ำ นอกจากนี้ยังนิยมใช้เป็นพิเศษในการสังเคราะห์สารเคมี ด้านการแพทย์ กระบวนการ ทางด้านอาหาร การวิเคราะห์งานด้านขุดเหมือง และการเกษตร โดยวัสดุที่ใช้ในการแลกเปลี่ยน ไอออนนั้นจะวัสดุกลุ่มเรซิน (Resin) โดยมีโครงสร้างตัวอย่างดังรูปที่ 1 ซึ่งเป็นลักษณะของเรซินที่ใช้ แลกเปลี่ยนไอออนบวก (Wheaton & Lefevre, 2000)



รูปที่ 1 โครงสร้างของเรซินที่มีหมู่ฟังก์ชั่นและเปลี่ยนไอออนประจุบวก (Wheaton & Lefevre, 2000)

โดยเรซินจะมีลัษณะโครงสร้างเป็นสายโพลิเมอร์เชื่อมต่อกับเป็นโครงข่าย ทำให้มี ความแข็งแต่เปราะ แตกหักง่าย นิยมขึ้นรูปเป็นเม็ดทรงกลม ซึ่งเรซินสำหรับแลกเปลี่ยนประจุบวกนั้น จะสังเคราะห์ขึ้นโดยทำปฏิกิริยากับหมู่ฟังก์ชั่นของเรซินให้มีขั้วประจุลบเกิดขึ้นในโครงสร้าง ซึ่งจะ สามารถดึงเอาประจุบวกมาติดอยู่กับโครงสร้างได้ โดยสามารถเห็นตัวอย่างในการสังเคราะห์ใน ลักษณะนี้ได้ในรูปที่ 2



รูปที่ 2 ปฏิกิริยาในการเปลี่ยนหมู่ฟังก์ชั่นของเรซินให้มีความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุบวก (Wheaton & Lefevre, 2000)

นอกจากนี้เรซินยังสามารถนำไปแลกเปลี่ยนประจุลบได้เช่นกัน โดยทำการเปลี่ยน หมู่ฟังค์ชั่นบนโครงสร้างของเรซินให้มีประจุบวก เพื่อให้สามารถดึงเอาประจุลบมาติดอยู่กับโครงสร้าง ได้ โดยสามารถเห็นตัวอย่างในการสัเคราะห์ในลักษณะนี้ได้ในรูปที่ 3



รูปที่ 3 ปฏิกิริยาในการเปลี่ยนหมู่ฟังก์ชั่นของเรซินให้มีความสามารถในการแลกเปลี่ยนประจุลบ (Wheaton & Lefevre, 2000)

2.3 การดูดซับ (Adsorption)

การดูดซับเป็นปรากฏการณ์ที่โมเลกุลคอลลอยด์ถูกดูดตึดและสะสมบนผิวของวัสดุ โดยเกิด ได้ในหลายสภาวะ เช่น ของเหลวกับของเหลว ของเหลวกับก็าซ ของเหลวกับของแข็ง และก๊าซกับ ของแข็ง ซึ่งโมเลกุลหรือคอลลอยด์ที่ถูกดูดซับเรียกว่า (Adsorbate) และสารที่เป็นตัวดูดซับนั้น เรียกว่า (Adsorbent) โดยความเร็วในการดูดซับจะขึ้นกับพื้นที่ผิวสัมผัส และความเข้มข้นของสารที่ ถูกดูดซับในอีกตัวกลาง

2.3.1 กลไกการดูดซับ

ในกลไกการดูดซับนั้นแบ่งออกได้เป็น 2 ประเภท คือ การดูดซับทางกายภาพ (Physical Adsorption) และการดูดซับทางเคมี (Chemical Adsorption) โดยการดูดซับนั้นเกิด ขึ้นมาจากแรงดึงดูดระหว่างผิวของวัสดุกับสารที่ถูกดูดซับ มีมากกว่าพลังงานจลน์ของสารที่ถูกดูดซับ ในตัวกลาง

การดูดซับทางกายภาพนั้น จะเกิดจากแรงดึงดูดระหว่างโมเลกุลหรือแรงแวนเดอร์ วาลส์ ซึ่งมีอยู่ 2 ชนิดคือ แรงกระจาย (London dispersion force) และแรงไฟฟ้าสถิตย์ (Electrostatic force) โดยการดูดซับในลักษณะนี้ สามารถแยกเอาสิ่งดูดซับออกเพื่อนำกลับมาใช้ ใหม่ได้ง่ายเนื่องจากไม่มีการทำปฏิกิริยาทางเคมี การดูดซับในลักษณะนี้นั้น สารจะถูกดูดซับเกาะติด บนผิวของวัสดุได้หลายชั้น (Multilayer) โดยขึ้นกับความเข้มข้นของสารที่ถูกดูดซับ เมื่อความเข้มข้น มากขึ้นจะมีจำนวนชั้นของสารถูกดูดซับมากขึ้น

การดูดซับทางเคมีจะเกิดจากการทำปฏิกิริยาระหว่างสารที่ถูกดูดซับกับผิวของวัสดุ ทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงทางเคมีกับตัวถูกดูดซับเกิดเป็นสารประกอบใหม่ขึ้น ซึ่งส่งผลให้กำจัดตัวถูก ดูดซับออกจากวัสดุดูดซับได้ยากเพราะเกิดการเปลี่ยนแปลงทางโครงสร้างที่ไม่สามารถผันกลับได้ (Irreversible Reaction) โดยการดูดซับในลักษณะนี้จะเกิดขึ้นได้เพียงชั้นเดียว (Monolayer) เนื่องจากในกระบวนการการดูดซับนั้นมีการทำปฏิกิริยาที่พื้นผิว เมื่อมีการดูดซับครบทั่วพื้นผิวแล้ว จะ ไม่มีมีโครงสร้างที่สามารถทำปฏิกิริยาเพื่อดูดซับสารเพิ่มได้อีก

2.3.2 อัตราการถูกดูดซับของโมเลกุล (Rate of Molecular Transfer)

ในการดูดซับของวัสดุดูดซับนั้น อัตราเร็วในการดูดซับจะขึ้นกับอัตราการถูกดูดซับ ของโมเลกุล โดยการเคลื่อนย้ายของโมเลกุลเข้าสู่วัสดุนั้นมีคล้ายขั้นตอน ซึ่งขั้นตอนที่ช้าที่สุดใน กระบวนการจะเป็นขั้นที่กำหนดอัตราเร็วของการดูดซับ สำหรับขั้นตอนการดูดซับของวัสดุที่มีรูพรุน นั้นจะมี 3 ขั้นตอนดังนี้ 2.3.2.1 การเคลื่อนย้ายหลัก (Bulk Transport) เป็นขั้นตอนที่โมเลกุลของตัวถูก ละลายเริ่มแพร่จากสารละลายเข้าสู่ชั้นผิวหน้าของของเหลวที่ล้อมรอบตัววัสดุดูดซับ

2.3.2.2 การเคลื่อนย้ายผ่านฟิล์ม (Film Transport) เป็นช่วงที่โมเลกุลของตัวถูก ละลายแพร่ผ่านเข้าสู่ชั้นฟิล์มของวัสดุดูดซับ โดยขั้นตอนนี้เป็นขั้นตอนที่ส่งผลจำกัดอัตราการดูดซับ ขั้นตอนหนึ่ง

2.3.2.3 การเคลื่อนย้ายภายในอนุภาค (Intraparticle Transport) เป็นการ เคลื่อนที่ของโมเลกุลของตัวถูกละลายเข้าสู่รูพรุนของวัสดุดูดซับ และทำให้เกิดการดูดซับขึ้น ซึ่งขั้นนี้ เป็นอีกขั้นหนึ่งที่ส่งผลจำกัดอัตราการดูดซับ

2.4 วัสดุดับเบิ้ลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ (Layered Double Hydroxides : LDHs)

วัสดุดับเบิ้ลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์หรือ LDHs เป็นวัสดุที่มีไอออนสองและสามบวกในโครงสร้าง โดยอยู่ในรูปแผ่นโครงผลึกออกไซด์ที่ซ้อนกันเป็นชั้น โดยทั่วไปเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์จะมีสูตร โครงสร้าง [M_{1-x}²⁺N_x³⁺(OH⁻)₂]^{x+}[(Xⁿ⁻)_{x/n}•yH₂O]^{x-}โดย x แทนไอออนลบ และ M แทนโลหะหนัก สำหรับโครงสร้างเชิงกายภาพนั้น จะมีการเรียงตัวของโลหะออกไซด์ในลักษณะเป็นแผ่นซ้อนกันหลาย ชั้น ทำให้มีพื้นที่ว่างอยู่ระหว่างชั้นของโครงสร้าง เนื่องจากในโครงสร้างมีหมู่ไฮดรอกไซด์อยู่มากจึงทำ ให้ช่องว่างระหว่างชั้นมีประจุเป็นบวก ทำให้สามารถดึงดูดเอาไอออนลบในสารละลายให้มาดูดติดกับ ขั้วประจุของหมู่ฟังก์ชั่นในโครงสร้างได้ (Li et al., 2016)

ภายในโครงสร้างของ LDHs นั้นมีประจุบวกที่ช่วยดึงดูดประจุลบเข้ามาในโครงสร้าง ดังแสดง ในรูปที่ 4



รูปที่ 4 กลไกการแพร่ผ่านของไอออนลบเข้าสู่โครงสร้างของเลเยอร์ดับเบิ่ลไฮดรอก (Li et al., 2016)

2.5 วัสดุเหล็กดับเบิ้ลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ (Layered Double Hydroxides accumulating on Magnetite : LDHs-Fe)

อนุภาคแม่เหล็กเป็นวัสดุในกลุ่มแมกนีไทต์ (Magnetite) โดยเป็นวัสดุที่มีอำนาจแม่เหล็กใน ตัวเอง ซึ่งโดยปกตินั้นโลหะหนักที่มักจะมาเป็นองค์ประกอบในวัสดุชนิดนี้คือ เหล็ก โคบอลต์ และนิ เกิล เนื่องจากมีคุณสมบัติเป็นเฟอร์โรแมกเนติก (Ferromagnetic) ซึ่งเอื้อให้โครงสร้างสามารถแสดง อำนาจแม่เหล็กออกมาได้ดี เมื่อโลหะข้างต้นอยู่ในรูปโครงสร้างจะแสดงคุณสมบัติเป็น (Super Paramagnetic: SP) แทน เนื่องจากมีการจัดเรียงตัวใหม่ของโมเลกุล จึงไม่ใช่รูปแบบบริสุทธิ์หรืออยู่ ในภายในโครงสร้างที่เหมาะสม ซึ่งทำการเสริมประสิทธิภาพโดยนำเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์มาเกาะ บริเวณพื้นผิวของอนุภาคแม่เหล็ก

นอกจากนี้ ยังพบว่าวัสดุประเภทนี้นิยมนำไปใช้ในการบำบัดไอออนของประจุลบเช่นกัน โดย มักนิยมบำบัดสารจำพวกสีย้อมที่มีประจุลบ และยังมีการนำไปประยุกต์ใช้ในทางการแพทย์โดย ปรับปรุงหมู่ฟังก์ชั่นของโครงสร้างให้ดึงเอาตัวสารเคมีที่เราต้องการไปส่งยังเป้าหมาย หรือใช้ในการ แยกเอาสารผลิตภัณฑ์ที่ได้ออกจากสารละลายโดยใช้อำนาจแม่เหล็กในการนำทาง ตัวอย่างเช่นการ ผลิตยาที่แยกออกจากสารตั้งต้นได้ยาก จะสามารถแยกได้โดยใช้หมู่ฟังก์ชั่นของอนุภาคแม่เหล็กนาโน จับกับตัวผลิตภัณฑ์ แล้วทำการแยกเอาวัสดุที่ดูดซับตัวยาแล้วออกจากสารละลายเพื่อนำไปใช้งาน ต่อไปได้ โดยการปรับปรุงหมู่ฟังก์ชั่น ดังรูปที่ 5



รูปที่ 5 การปรับปรุงหมู่ฟังก์ชั่นของอนุภาคแม่เหล็กนาโนในทางการแพทย์ (บุณยนุช บุญไสย, อรวรรณ สุขสมบัติ, & ปิยะพร ณ หนองคาย, 2557)

2.5 สมบัติทางแม่เหล็ก

สมบัติทางแม่เหล็ก เป็นสมบัติของสารประกอบที่แผ่สนามแม่เหล็กออกมา โดย สนามแม่เหล็กเกิดได้จากการโคจรของอิเล็กตรอนรอบนิวเคลียสของอะตอม หรือการเคลื่อนที่ของ อิเล็กตรอน สำหรับอิเล็กตรอนที่อยู่รอบนิวเคลียสนั้น เมื่ออิเล็กตรอนมีการหมุนรอบตัวเอง จะเกิดแรง ทางแม่เหล็กขึ้นในทิศทางตามกฏมือขวา ส่วนอิเล็กตรอนที่มีการเคลื่อนที่นั้นจะโคจรรอบอะตอม ทำ ให้เกิดแรงทางแม่เหล็กขึ้นในทิศทางตามกฏมือขวาเช่นกัน (นุชรีย์ ชมเชย, 2553) โดยเราสามารถ จำแนกวัสดุที่มีสมบัติทางแม่เหล็กได้ 3 กลุ่มดังนี้

2.5.1 ไดอะแมกเนติก (Diamagnetic material)

เป็นคุณสมบัติทางแม่เหล็กที่มีอำนาจทางแม่เหล็กน้อยที่สุด เมื่อมีสนามแม่เหล็ก ภายนอกมากระทำต่อตัววัตถุ จะทำให้อิเล็กตรอนที่หมุนรอบนิวเคลียสของอะตอมเสียสมดุล ส่งผลให้ เกิดขั้วแม่เหล็กขึ้นภายในอะตอม ซึ่งมีค่าน้อยมากและมีทิศทางตรงกันข้ามกับสนามแม่เหล็กภายนอก ทำให้มีคุณสมบัติค่าสภาพรับไว้ได้ทางแม่เหล็กของวัตถุเป็นลบดังรูปที่ 6 ตัวอย่างวัสดุในกลุ่มนี้ ได้แก่ ควอตซ์ เกลือหิน แคลไซต์ เป็นต้น (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)



รูปที่ 6 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุไดอะแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)

2.5.2 พาราแมกเนติก (Paramagnetic material)

เป็นสารประกอบที่มีโมเมนต์แม่เหล็กถาวรประกอบอยู่ แต่การเรียงตัวไม่เป็น ระเบียบ เมื่อมีการเหนี่ยวนำทางแม่เหล็กจากภายนอกจะเกิดการเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็ก แต่ถ้า หากไม่มีการเหนี่ยวนำจากภายนอก วัสดุจะไม่มีอำนาจแม่เหล็กอีกต่อไป โดยวัสดุจะมีคุณสมบัติค่า สภาพรับไว้ได้ทางแม่เหล็กของวัตถุอยู่ระหว่าง 10⁻⁶ ถึง 10⁻² ดังรูปที่ 7 ตัวอย่างวัสดุในกลุ่มนี้ได้แก่ วัสดุโลหะทั่วไป (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)



รูปที่ 7 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุพาราแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)

2.5.3 เฟอร์โรแมกเนติก (Ferromagnetic material)

เป็นสารประกอบที่มีอำนาจแม่เหล็กไม่ว่าจะมีการเหนี่ยวนำจากภายนอกหรือไม่ โดยสารประกอบในกลุ่มนี้จะมีคุณสมบัติค่าสภาพรับไว้ได้ทางแม่เหล็กของวัตถุมากกว่า 100 ขึ้นไป สำหรับวัสดุที่เป็นเฟอร์โรแมกเนติกนั้นจะประกอบด้วยธาตุ เหล็ก (Fe) โคบอลต์ (Co) นิกเกิล (Ni) กา โดไลเนียม (Gd) และไดสพรอเซียม (Dy) โดยวัสดุเฟอร์โรแมกเนติกยังแบ่งย่อยได้อีก 3 ประเภทคือ ประเภทเฟอร์โรแมกเนติกบริสุทธิ์ (Pure ferromagnetism) เป็นวัสดุที่มีการเรียงของโมเมนต์ แม่เหล็กไปในทิศทางเดียวกัน มีค่าสภาพรับได้ทางแม่เหล็กสูงดังรูปที่ 8 วัสดุในกลุ่มนี้จะประกอบด้วย ธาตุ เหล็ก นิเกิล และโคบอลต์ ต่อมาคือวัสดุแอนติเฟอร์โรแมกเนติก(Antiferromagnetism) เป็น วัสดุที่มีการเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กไปในทิศทางตรงกันข้ามกันในปริมาณที่เท่ากันพอดี ทำให้มีค่า สภาพรับได้ทางแม่เหล็กเป็นศูนย์ วัสดุในกลุ่มนี้คือ ฮีมาไทต์ ในลำดับสุดท้ายคือวัสดุเฟอร์ริแมกเนติก (Ferrimagnetism) เป็นวัสดุที่มีการเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กไปในทิศทางตรงกันข้ามกัน แต่มี ปริมาณไม่เท่ากัน จึงทำให้วัสดุมีอำนาจแม่เหล็ก วัสดุที่มีคุณสมบัตินี้คือ เฟอร์ไรต์ โดยมีสูตรทางเคมี คือ XOFe₂O₃ เมื่อ X คือ Fe, Mn, Co, Ni, Cu, Mg, Zn เป็นต้น (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)



รูปที่ 8 การจัดเรียงตัวของโมเมนต์แม่เหล็กของวัสดุเฟอร์โรแมกเนติก (นุชรีย์ ชมเชย, 2553)

2.6 การสังเคราะห์วัสดุขนาดนาโนด้วยกระบวนการทางเคมี

ในการสังเคราะห์วัสดุระดับนาโนนั้นจะมีกระบวนการในการสังเคราะห์อยู่ 2 รูปแบบดังนี้ 2.6.1 การสังเคราะห์โดยกระบวนการตกตะกอนร่วม

ในกระบวนการนี้จะเป็นการตกตะกอนโดยอาศัยอุณหภูมิหรือความดันของระบบใน การควบคุมการตกตะกอน โดยกลไกในการตกตะกอนจะแบ่งออกเป็น 2 ส่วนคือ การเกิดนิวเคลียส (Nucleation) และการเพิ่มขนาด (Growth) หากสภาวะที่ทำการสังเคราะห์มีอัตราในการเกิด นิวเคลียสสูง แต่มีอัตราการเพิ่มขนาดต่ำ จะทำให้อนุภาคที่ได้จากการสังเคราะห์มีขนาดเล็ก สำหรับ ตัวแปรที่มีผลต่อลักษณะทางกายภาพ และความบริสุทธิ์ของผลิตภัณฑ์ที่ได้คือ ความเข้มข้นของสาร ตั้งต้น ค่าพีเอช และอัตราในการผสมเข้ากันของสารละลาย ในการทำให้สารละลายมีความอิ่มตัว ยิ่งยวดนั้น จะช่วยให้มีการเกิดนิวเคลียสและการเติบโตของอนุภาคได้มากขึ้น โดยการทำให้เกิด สารละลายอิ่มตัวยิ่งยวดนั้นจะอาศัยอุณหภูมิในการควบคุม หากสารละลายมีค่าการละลายลดลงเมื่อ อุณหภูมิเพิ่มขึ้น เราสามารถเพิ่มอุณหภูมิเพื่อบังคับให้สารละลายเข้าสู่สภาวะอิ่มตัวยิ่งยวดได้ เป็นต้น นอกจากการใช้อุณหภูมิแล้วเรายังสามารถใช้ความดันที่เหมาะสมเพื่อช่วยให้

สารละลายมีความอิ่มตัวยิ่งยวดมากขึ้น และมีอีกวิธีหนึ่งในการทำให้สารละลายมีความอิ่มตัวยิ่งยวดได้ โดยการเติมสารเคมีที่ลดความสามารถในการละลายของอนุภาคลง เมื่ออนุภาคจับกับสารเคมีที่เติม เข้าไปจะมีสภาพโครงสร้างที่ละลายน้ำได้น้อยลง ทำให้มีความอิ่มตัวยิ่งยวดของสารละลายเพิ่มมากขึ้น แต่ถ้าเติมสารเคมีเหล่านี้เร็วเกินไปจะทำให้อัตราการตกตะกอนสูง ซึ่งส่งผลให้มีโอกาสที่จะมีสิ่งเจือปน เข้ามาอยู่ในเนื้อของอนุภาคได้ นอกจากการควบคุมข้างต้นแล้ว เรายังสามารถเครื่องอัตราโซนิกใน การช่วยลดขนาดของอนุภาคที่ตกตะกอน และยังช่วยให้อนุภาคมีขนาดที่สม่ำเสมอขึ้นได้อีกด้วย

2.6.2 การสังเคราะห์ด้วยกระบวนการโซล-เจล (Sol-Gel)

ในกระบวกการนี้จะเปลี่ยนสถานะของสารละลายจากของเหลว (Sol) ไปอยู่ในรูป สารแขวนลอยขนาดอนุภาคประมาณ 0.1-1 ไมครอน ซึ่งอยู่ในรูปของของแข็ง (Gel) ซึ่งกระบวนการ นี้มีความเหมาะกับผลิตภัณฑ์ที่ต้องการความบริสุทธิ์สูง

ในกระบวกการโซล-เจลจะมีปฏิกิริยาอยู่ 3 ปฏิกิริยาที่เกี่ยวข้องคือ ไฮโดรไลซิส (Hydrolysis) การกลั่นด้วยน้ำ (Water Condensation) และ การกลั่นด้วยแอลกอฮอล์ (Alcohol Condensation) โดยมีปัจจัยที่มีผลต่ออัตราการเกิดปฏิกิริยาคือ ค่าพีเอช ตัวเร่งปฏิกิริยา อุณหภูมิ และอัตราส่วนของน้ำกับโลหะ ซึ่งการควบคุมปัจจัยเหล่านี้จะส่งผลให้ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีคุณสมบัติและ โครงสร้างที่แตกต่างกัน (Brinker & Scherer, 2013)

2.6.3 การสังเคราะห์ด้วยกระบวนการโซลโวเทอร์มอล (Solvothermal)

ในกระบวกการโซลโซเทอร์มอลจะเป็นการทำความคุมระบบด้วยความร้อนและ ความดัน โดยมีตัวอย่างในธรรมชาติคือการเกิดแร่ผลิตต่างๆ โดยจะทำการเพิ่มความดันให้กับระบบ ซึ่งทำให้เราสามารถเพิ่มอุณหภูมิให้กับปฏิกิริยาได้สูงกว่าจุดเดือดของตัวทำละลาย ซึ่งช่วยให้สามารถ ควบคุมปฏิกิริยาได้มากขึ้นกว่าวิธีการสังเคราะหฺอนุภาคนาโนในสภาวะเปิด (Tang, Qian, Zeng, & Yang, 2003)

2.7 ทบทวนงานวิจัย

Chao และคณะ (2018) ศึกษาการดูดซับ Cr(VI) จากน้ำใต้ดินโดยใช้วัสดุ Mg/Al-LDHs โดย ใช้น้ำเสียสังเคราะห์ในการเปรียบเทียบ พบว่าวัสดุดูดซับโครเมตได้มากขึ้นเมื่อความเข้มข้นเริ่มต้นของ โครเมตเพิ่มสูงขึ้นจาก 100 ถึง 900 มิลลิกรัมต่อลิตร โดยอัตราการดูดซับสอดคล้องกับอัตราการ เกิดปฏิกิริยาอันดับ 2 ที่ความเข้มข้นเริ่มต้น 500 มิลลิกรัมต่อลิตร โดยการดูดซับนั้นได้รับผลกระทบ จากค่าพีเอชที่เปลี่ยนไป วัสดุมีกลไกการดูดซับแบบแลงเมียร์

Wang และคณะ (2014) ศึกษาการใช้วัสดุ Fe(II)Fe(III)-LDHs เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาในการย่อย สลายสารเมทิลีนบลู พบว่าสามารถย่อยสลายเมทิลีนบลูความเข้มข้น 10 มิลลิกรัมต่อลิตรได้ทั้งหมด ภายในระยะเวลา 1 ชั่วโมง ที่ค่าพีเอชที่ 3 โดยปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นมีอันดับปฏิกิริยาคล้ายกับอันดับ ปฏิกิริยาอันดับที่สอง และในขั้นการย่อยสลายนั้นพบว่าค่าพีเอชของสารละลายจะลดต่ำลง

Luo และคณะ (2019) ศึกษาการดูดซับอาร์เซเนตและฟลูออไรด์โดยใช้วัสดุ Mg/Al LDHs และ La-Mg/Al LDHs ซึ่งเป็นวัสดุที่นำไปทำการปรับปรุงประสิทธิภาพด้วยการเผาที่ 450 องศาเป็น เวลา 24 ชั่วโมงพร้อมผสมแลนทาไนด์ลงไปด้วย พบว่าแลนทาไนด์มีการเข้าไปเปลี่ยนโครงสร้างและ พื้นผิวของ LDHs ซึ่งช่วยเพิ่มความสามารถในการดูดซับไอออนลบ โดยพบว่าวัสดุที่ได้สามารถรักษา ประสิทธิภาพในการดูดซับในการนำกลับมาใช้ใหม่ได้มากกว่า 5 ครั้ง

Hong และคณะ (2019) ศึกษาการดูดซับฟอสเฟตโดยใช้วัสดุ Mg/Al LDHs-AC เป็นขั้ว อิเล็กโทรด ซึ่งพบว่าวัสดุมีความจุในการดูดซับที่ 67.92 มิลลิกรัมต่อกรัม ที่ความต่างศักย์ 1.2 โวลต์ ความเข้มข้นเริ่มต้นของฟอสเฟตที่ 250 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งมีอัตราการดูดซับสอดคล้องกับอัตราการ เกิดปฏิกิริยาอันดับ 2 ส่วนกลไกการดูดซับนั้นเข้ากับโมเดลของฟรุนดลิช

Giovannelli และคณะ (2012) ศึกษาอำนาจแม่เหล็กของวัสดุดูดซับ LDHs โครงสร้าง Ni₁₋ "Mn_x(OH)₂(CO₃)_{x/2}•nH₂O พบว่าวัสดุดูดซับมีอำนาจแม่เหล็ก 2 แบบผสมกันคือ Ferromagnetic กับ Antiferromagnetic ในส่วนของ Ferromagnetic นั้นเกิดจากหมุนของ Ni²⁺ และ Mg₂Mn เป็นตัว แสดงถึงอำนาจแม่เหล็กแบบ Antiferromagnetic ในโครงสร้างของวัสดุนั้น การเพิ่มขึ้นของ Mn ใน สูตรเคมีโครงสร้างจะทำให้อำนาจแม่เหล็ก Ferromagnetic ลดลง ในการศึกษาต่อไปในอนาคตคาด ว่าการเพิ่มโลหะทรานซิชั่นในสูตรเคมีโครงสร้างเพื่อให้มีอัตราส่วนที่เหมาะสมระหว่างไอออนบวกสอง และบวกสาม จะทำให้มีการเสริมแรงทางแม่เหล็กกันมากขึ้นในโครงสร้าง

Chen และคณะ (2012) ศึกษาการสังเคราะห์วัสดุดูดซับ Fe₃O₄/ZnCr-LDH จากน้ำเสีย โรงงานอิเล็กโทรนิกส์ โดยใช้คลื่นไมโครเวฟในการช่วยสังเคราะห์ เพื่อการดูดซับสีย้อม Methyl Orange (MO) พบว่าโลหะหนักในน้ำเสียโรงงานอิเล็กโทรนิกส์นั้นลดลงกว่าร้อยละ 99 หลังจากการ สังเคราะห์ เมื่อทำการดูดซับ MO จะได้ประสิทธิภาพในการดูดซับสูงสุดที่ค่าพีเอช 6.4-7.3 ระยะเวลา รับสัมผัส 35-59 นาที และอุณหภูมิที่ 112-142 องศา จะได้ประสิทธิภาพในการกำจัดที่ร้อยละ 81.23 โดยวัสดุดูดซับเมื่อใช้งานแล้วสามารถนำกลับมาใช้ใหม่ได้โดยใช้ Advanced Oxidation Technology

Wan และคณะ (2017) ศึกษาการดูดซับฟอสเฟตจากน้ำเสียสังเคราะห์โดยใช้ Mg/AL LDHs ผสมกับ biochar พบว่าวัสดุผสมที่มี Mg/Al LDHs ผสมอยู่ 40% มีประสิทธิภาพในการดูดซับสูงสุดที่ 95% ในระยะเวลา 1 ชั่วโมง ซึ่งมีอัตราการดูดซับสอดคล้องกับอัตราการเกิดปฏิกิริยาอันดับ 2 ซึ่งวัสดุ ชนิดนี้สามารถนำไปรีไซเคิลได้โดยการใช้เป็นปุ๋ยที่จะปลดปล่อยฟอสเฟตออกมา ซึ่งช่วยเพิ่ม ประสิทธิภาพในอุตสาหกรรมเพาะปลูก

จากงานวิจัยข้างต้นพบว่าวัสดุ LDHs นั้นสามารถสังเคราะห์ได้จากไอออนสองและสามบวก เริ่มต้นได้หลายแบบ ซึ่งส่งผลให้มีโครงสร้างและประสิทธิภาพในการดูดซับแตกต่างกัน โดยส่วนมาก วัสดุ LDHs จะนำมาใช้ในการดูดซับไอออนลบ แต่ก็สามารถนำมาใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาได้เช่นกัน ซึ่ง ค่าพีเอชมีผลต่อประสิทธิภาพในการดูดซับ งานวิจัยที่พบในปัจจุบันจะนิยมนำวัสดุ LDHs มาปรับปรุง โครงสร้างเพื่อเพิ่มประสิทธิภาพในการดูดซับ ทั้งการผสม LDHs กับวัสดุชนิดอื่น หรือการ เปลี่ยนแปลงหมู่ฟังก์ชันบนพื้นผิวของ LDHs โดยตรง นอกจากนี้ยังพบว่า เมื่อใช้ไอออนที่เหมาะสมใน การสังเคราะห์ LDHs จะทำให้วัสดุมีอำนาจแม่เหล็กในตัวเองได้

วิธีดำเนินการวิจัย

3.1 วัสดุอุปกรณ์ และสารเคมี

3.1.1 เครื่องมือและวัสดุอุปกรณ์

- 1. เครื่อง AAS (Atomic Adsorption Spectrophotometer)
- 2. เครื่อง XRD (X-ray Diffractometer)
- 3. กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Transmission Electron

Microscope)

- 4. เครื่อง FT-IR (Fourier Transform Infrared Spectrophotometer)
- 5. เครื่อง ICP (Inductively Coupled Plasma)
- 6. เครื่องวัดค่าพีเอช (pH meter)
- 7. เครื่องวัดคุณสมบัติทางแม่เหล็ก (Vibrating-Sample Magnetometer)
- 8. เครื่องเขย่า (Shaker Machine)
- 9. เครื่องกวนสาร (Hotplate Stirrer)
- 10. เครื่องกวนสารแบบใบพาย (Paddle Stirrer)
- 11. เครื่องหมุนเหวี่ยง (Centrifuge)
- 12. เครื่องล้างอัลตร้าโซนิค (Ultrasonic Cleaner Sonicator)
- 13. เครื่องชั่งน้ำหนัก 4 ตำแหน่ง (4-digit Balance)
- 14. ตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด 0.22 ไมครอน
- 15. กระบอกปฏิบัติการความดันสูง (Hydrothermal Autoclave)
- 16. เครื่องฉีดจ่ายสาร (Syringe Pump)
- 17. อุปกรณ์เครื่องแก้วทั่วไป

3.1.2 วัตถุดิบและสารเคมี

- 1. ไอออน(III)ไนเตรต (Iron(III) Nitrate, Fe(NO₃)₃)
- 2. เฟอร์ริกคลอไรด์ (Ferric Chloride, FeCl₃)
- 3. ยูเรีย (Urea, CO(NH₂)₂)
- 4. กลูโคส (Glucose, C₆H₁₂O₆)
- 5. เอทิลีนไกลคอล (Ethylene glycol, $C_2H_6O_2$)
- 6. อะลูมิเนียมคลอไรด์ (Aluminium Chloride, AlCl₃)
- 7. แมกนีเซียมคลอไรด์ (Magnesium Chloride, MgCl₂)

9. โซเดียมคาร์บอเนต (Sodium Carbonate, Na₂CO₃)

10. โพแทสเซียมไดโครเมต (Potassium Dichromate, $K_2Cr_2O_7$)

11. ไดโซเดียมไฮโดรเจนอาร์เซนิก (Disodium Hydrogen Arsenate,

Na₂HAsO₄.7H₂O)

12. โซเดียมไดไฮโดรเจนฟอสเฟต (Sodium Dihydrogen Phosphate, H_2NaPO_4)

13. โซเดียมไฮดรอกไซด์ (Sodium hydroxide, NaOH)

14. กรดไฮโดรคลอริก (Hydrochloric Acid 37%, HCl)

3.2 น้ำเสียที่ใช้ในการทดลอง

3.2.1 น้ำเสียสังเคราะห์

3.2.1-1 น้ำเสียสังเคราะห์ฟอสเฟต

ทำการผสมโซเดียมไดไฮโดรเจนฟอสเฟต ลงในน้ำกลั่น จากนั้นนำ สารละลายที่ได้ไปเก็บในตู้เย็นเพื่อใช้ในการทดลองต่อไป

3.2.1-2 น้ำเสียสังเคราะห์โครเมต

ทำการผสมโพแทสเซียมไดโครเมต ลงในน้ำกลั่น จากนั้นนำสารละลายที่ได้

้ไปเก็บในตู้เย็นเพื่อใช้ในการทดลองต่อไป
ทำการผสมไดโซเดียมไฮโดรเจนอาร์เซนิก ลงในน้ำกลั่น จากนั้นนำ

สารละลายที่ได้ไปเก็บในตู้เย็นเพื่อใช้ในการทดลองต่อไป

3.3 การดำเนินการทดลอง

สำหรับขั้นตอนการดำเนินการทดลองโดยสรุปนั้นแสดงให้เห็นได้ดังรูปที่ 9 ซึ่งมีรายละเอียด ในการทดลองดังนี้



รูปที่ 9 แผนผังการดำเนินการทดลอง

3.3.1 การวิเคราะห์คุณสมบัติของวัสดุ

3.3.1-1 การหาหมู่ฟังก์ชันของวัสดุดูดซับ

เป็นการนำตัววัสดุไปหาหมู่ฟังก์ชันโดยใช้เทคนิคการกระตุ้นสารด้วย พลังงานแสง เมื่อคลื่นแสงอินฟราเรคผ่านเข้าสู่วัสดุ พันธะเคมีภายในวัสดุจะดูดกลืนพลังงานที่ค่า ความยาวคลื่นค่าหนึ่ง แล้วแปรผลความยาวคลื่นออกมาเป็นสเปกตรัม โดยสรแต่ละชนิดมีสเปกตรัมที่ มีลักษณะเฉพาะตัว จึงสามารถนำมาเปรียบเทียบเพื่อบ่งชี้ชนิดของสารได้ โดยกระบวนการนี้ใช้เครื่อง FT-IR (Fourier Transform Infrared Spectrophotometer)

3.3.1-2 การหาชนิดของสารประกอบและโครงร่างผลึกของวัสดุดูดซับ

เป็นการนำวัสดุไปวัดหาชนิดของสารประกอบและโครงร่างผลึกโดยใช้รังสี เอกซ์ที่ทราบความยาวคลื่นส่งไปตกกระทบบนวัสดุ ซึ่งจะทำให้รังสีเกิดการเลี้ยวเบนและสะท้อนเข้าสู่ ตัวรับข้อมูล โดยการสะท้อนและการเลี้ยวเบนของรังสีจะช่วยทำให้เราทราบถึงขนาด ชนิดของ สารประกอบ และลักษณะของโครงร่างผลึกได้ โดยกระบวนการนี้ใช้เครื่อง XRD (X-ray Diffractometer)

3.3.1-3 การหาขนาดของอนุภาควัสดุดูดซับ

เป็นการหาขนาดของอนุภาคโดยใช้ลำอนุภาคอิเล็กตรอนส่องผ่านตัวอย่าง จากนั้นลำอิเล็กตรอนที่ผ่านวัตถุไปจะถูกเลนส์ขยายภาพแล้วตกทอดไปสู่จอรับ ซึ่งจะเกิดภาพของวัตถุ ปรากฏขึ้น โดยกระบวนการนี้จะใช้กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Scanning Electron Microscope)

3.3.1-4 การหาอำนาจแม่เหล็กของวัสดุดูดซับ

เป็นการหาอำนาจแม่เหล็กโดยใช้การสั่นของตัวอย่างที่มีอำนาจแม่เหล็กที่ อยู่ระหว่างขดลวด เมื่อมีการเคลื่อนที่ของวัสดุจะทำให้สนามแม่เหล็กของวัสดุไปเหนี่ยวนำให้เกิด กระแสไฟฟ้าในขดลวดต่อเวลาที่เปลี่ยนไป โดยกระบวนการนี้จะใช้เครื่องวัดคุณสมบัติทางแม่เหล็ก (Vibrating-Sample Magnetometer)

3.3.2 ขั้นตอนการเตรียมวัสดุดูดซับ

การทดลองขั้นนี้เป็นการสังเคราะห์วัสดุดูดซับ LDHs-Fe โดยประยุกต์ขั้นตอนในการ เตรียมวัสดุของ Zheng (2012) และการแนะนำของ NANOTEC โดยมีขั้นตอนและวิธีการทดลองโดย สรุปดังรูปที่ 10 ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลองดังนี้

 ทำการเตรียมวัสดุดูดซับ LDHs-Fe โดยชั่ง Fe(NO₃)₃ 1.01 กรัม, Urea 1.50 กรัม และ Glucose 0.09 กรัม

2. นำสารที่ชั่งได้มาเติมด้วย Ethylene glycol 30 มิลลิลิตร ผสมลงใน
Hydrothermal Autoclave ขนาด 50 มิลลิลิตร

กวนผสมสารละลายที่ได้ 10 นาที จากนั้นนำไปอบในตู้อบที่ 200 องศา เป็นเวลา
24 ชั่วโมง

 นำสารละลายออกจากตู้อบ รอให้เย็นลงจนสามารถเปิดภาชนะได้ ใช้แม่เหล็กดูด แยกเอาวัสดุออกจากสารละลาย

 5. ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นเพื่อกำจัดไอออนที่เหลือจนค่าพีเอชประมาณ 7 แล้วนำ ตะกอนที่ได้ไปอบข้ามคืนที่อุณหภูมิ 60 องศา

 7. ทำการบันทึกน้ำหนักของตะกอนแล้วนำไปบดให้ละเอียด จากนั้นนำตะกอนไป เก็บในตู้ดูดความชื้นเพื่อนำไปใช้ในการทดลองต่อไป

 8. ชั่งวัสดุข้างต้นปริมาณ 0.2 กรัม ลงในบีเกอร์ขนาด 250 มิลลิลิตร ตามด้วยน้ำ กลั่นปริมาตร 100 มิลลิลิตร

9. เติม AlCl₃ 0.08 โมลาร์ ปริมาณ 5 มิลลิตร กวนผสมด้วยเครื่องกวนสารแบบใบ พายเป็นเวลา 24 ชั่วโมง

10. เติมสารละลาย NaOH/Na₂CO₃ 0.08 โมลาร์ อัตราส่วน 3 ต่อ 1 และ MgCl₂ ด้วยเครื่องฉีดจ่ายสารในอัตรา 3 และ 1.5 มิลลิลิตรต่อนาที

11. กวนผสมด้วยเครื่องกวนสารแบบใบพายเป็นเวลา 24 ชั่วโมง จากนั้นแยกวัสดุ โดยใช้แม่เหล็กดูดแยกเอาวัสดุออกจากสารละลาย

12. ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นเพื่อกำจัดไอออนที่เหลือจนค่าพีเอชประมาณ 7 แล้วนำ ตะกอนที่ได้ไปอบข้ามคืนที่อุณหภูมิ 60 องศา 13. ทำการบันทึกน้ำหนักของตะกอนแล้วนำไปบดให้ละเอียด จากนั้นนำตะกอนไป
เก็บในตู้ดูดความชื้นเพื่อนำไปใช้ในการทดลองต่อไป



้ล้างจนค่าพีเอชใกล้ 7 แล้วนำไปอบข้ามคืนที่อุณหภูมิ 80 องศา

นำวัสดุที่ได้ไปใช้ในการทดลองลำดับถัดไป

รูปที่ 10 แผนผังขั้นตอนการสังเคราะห์วัสดุ LDHs-Fe

3.3.4 ขั้นตอนการทดลองแบบทีละเท

การทดลองในขั้นนี้เป็นการทดสอบวัสดุดูดซับ เพื่อหาสภาวะที่เหมาะสมในการดูด ซับไอออนลบ 3 ชนิด ได้แก่ PO4³⁻, Cr2O7²⁻ และ AsO4³⁻ โดยทำการหาความจุในการดูดซับ ระยะเวลาที่เหมาะสม ค่าพีเอชที่เหมาะสม การแข่งขันของโลหะหนักต่างชนิดกันในการดูดซับ และ ความสามารถในการล้างโลหะหนักออกของวัสดุดูดซับ ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลองดังนี้

3.3.4-1 การหาความจุในการดูดซับของวัสดุดูดซับ

ในขั้นการทดลองนี้เป็นการทดสอบหาความจุในการดูดซับของวัสดุดูดซับ โดยมีขึ้นตอนและวิธีการทดลองโดยสรุปดังรูปที่ 11 ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลองดังนี้ 1. ทำการเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตความเข้มข้น 10, 20, 40 และ 580 ppm ปริมาตร 100 มิลลิลิตร 2. ซั่งวัสดุดูดซับปริมาณ 0.03 กรัม ตามจำนวนของตัวอย่าง แล้วทำการ ผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำเสียสังเคราะห์ในขวดรูปชมพู่ 3. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที เป็นระยะเวลา 270 นาที 4. นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด 0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้ 5. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟต 6. ทำการทดลองขั้นที่ 1-6 ซ้ำ โดยเปลี่ยนชนิดไอออนลบเป็นโครเมตและ

อาร์เซนิกโดยใช้ความเข้มข้นเริ่มต้นที่ 20 ppm และวัสดุดูดซับ 0.015 กรัม



รูปที่ 11 แผนผังการทดลองหาความจุของวัสดุดูดซับ

ในขั้นการทดลองนี้เป็นการทดสอบหาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับ ของวัสดุดูดซับ โดยมีขึ้นตอนและวิธีการทดลองโดยสรุปดังรูปที่ 12 ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลอง ดังนี้

1. ทำการเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm

ปริมาตร 100 มิลลิลิตร

2. ชั่งวัสดดูดซับปริมาณ 0.03 กรัม แล้วทำการผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำ

เสียสังเคราะห์

3. นำไปเขย่าด้วยด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที เป็น

ระยะเวลา 30, 60, 90, 150, 210 และ 270 นาที

นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด
0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้

5. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟต

6. เขียนกราฟระหว่างประสิทธิภาพในการกำจัดฟอสเฟต ต่อช่วงระยะเวลา

ในการดูดซับตัวอย่าง

7. ทำการทดลองขั้นที่ 1-6 ซ้ำ โดยเปลี่ยนชนิดไอออนลบเป็นโครเมตและ อาร์เซนิกโดยใช้ความเข้มข้นเริ่มต้นที่ 20 ppm และวัสดุดูดซับ 0.015 กรัม



รูปที่ 12 แผนผังการทดลองหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับ

3.3.4-3 การหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับของวัสดุดูดซับ ในขั้นการทดลองนี้เป็นการทดสอบหาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับ ของวัสดุดูดซับ โดยมีขั้นตอนและวิธีการทดลองโดยสรุปดังรูปที่ 13 ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลอง ดังนี้

 ทำการเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm ปริมาตร 100 มิลลิลิตร ตามจำนวนของช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมที่ต้องการทดลอง
ทำการปรับค่าพีเอชโดยใช้กรดไฮโดรคลอริกและโซเดียม

ไฮดรอกไซด์ให้ได้ช่วงค่าพีเอชที่ 4, 5, 6, 7, 8 และ 9

 ชั่งวัสดุดูดซับปริมาณ 0.03 กรัม ตามจำนวนของตัวอย่าง แล้วทำการ ผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำเสียสังเคราะห์

 4. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที เป็นระยะเวลาที่เหมาะสมที่ได้จากการทดลองที่ 3.3.4-2

5. นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด
0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้

6. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟต

7. เขียนกราฟระหว่างประสิทธิภาพในการกำจัดฟอสเฟต ต่อช่วงค่าพีเอช

ของตัวอย่าง

8. ทำการทดลองขั้นที่ 1-7 ซ้ำ โดยเปลี่ยนชนิดไอออนลบเป็นโครเมตและ อาร์เซนิกโดยใช้ความเข้มข้นเริ่มต้นที่ 20 ppm และวัสดุดูดซับ 0.015 กรัม



รูปที่ 13 แผนผังการทดลองหาค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับ

ในขั้นการทดลองนี้เป็นการทดสอบหาการแข่งขันของโลหะหนักหลายชนิด ในสารละลายเดียวกันในการถูกดูดซับโดยวัสดุดูดซับ โดยมีขึ้นตอนและวิธีการทดลองโดยสรุปดังรูปที่ 14 ซึ่งมีรายละเอียดในการทดลองดังนี้

ทำการเตรียมนำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตและโครเมต ในความเข้มข้น
ที่ 10 ppm ปริมาตร 100 มิลลิลิตร เป็นจำนวน 3 ซ้ำ

 2. ชั่งวัสดุดูดซับปริมาณ 0.015 กรัม ตามจำนวนของตัวอย่าง แล้วทำการ ผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำเสียสังเคราะห์

3. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที เป็นระยะเวลาที่เหมาะสมที่ได้จากการทดลองที่ 3.3.4-2

4. นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด
0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้

5. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟตและโครเมต

6. เขียนกราฟระหว่างประสิทธิภาพในการกำจัดไออนลบแต่ละชนิด ต่อชุด

ทดลองสารละลายผสม

7. ทำการทดลองขั้นที่ 1-6 ซ้ำ โดยเปลี่ยนชนิดโลหะหนักที่ใช้เป็นฟอสเฟต และอาร์เซเนต โครเมตและอาร์เซเนต และไออนลบทั้ง 3 ชนิดรวมกัน





3.3.4-5 การทดสอบการล้างแยกเอาไอออนลบออกจากวัสดุดูดซับ

ในขั้นการทดลองนี้เป็นการทดสอบหาความสามารถของวัสดุดูดซับในการ แยกเอาโลหะหนักที่ดูดซับไว้ได้ออกมา โดยมีขึ้นตอนและวิธีการทดลองโดยสรุปดังรูปที่ 15 ซึ่งมี รายละเอียดในการทดลองดังนี้

1. ทำการเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm ปริมาตร 100 มิลลิลิตร

2. ชั่งวัสดุดุดซับปริมาณ 0.03 กรัม แล้วทำการผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำ

เสียสังเคราะห์

3. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที

เป็นระยะเวลา 24 ชั่วโมง

4. นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด
0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้

5. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟต

6. ใส่วัสดุดูดซับที่ได้กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 1 โม ลาร์ ปริมาตร 100 มิลลิลิตร

7. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อนาที เป็นระยะเวลา 24 ชั่วโมง

8. ล้างวัสดุด้วยน้ำกลั่นจนค่าพีเอชเข้าใกล้ 7 แล้วนำตะกอนที่ได้ไปอบ ข้ามคืนที่อุณหภูมิ 60 องศา

9. ทำการบันทึกน้ำหนักของตะกอนแล้วนำไปบดให้ละเอียด จากนั้นนำ ตะกอนไปเก็บในตู้ดูดความชื้นเพื่อนำไปใช้ในการทดลองต่อไป

10. ทำการเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ที่มีฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm ปริมาตร 100 มิลลิลิตร

11. ชั่งวัสดุดูดซับปริมาณ 0.015 กรัม แล้วทำการผสมวัสดุดูดซับเข้ากับน้ำ

เสียสังเคราะห์

12. นำตัวอย่างที่ได้ไปเขย่าด้วยเครื่องเขย่าสารที่ความเร็ว 150 รอบต่อ นาที เป็นระยะเวลา 24 ชั่วโมง 13. นำตัวอย่างที่ได้ไปกรองเอาวัสดุดูดซับออกด้วยตัวกรองเข็มฉีดยาขนาด

0.22 ไมครอน จากนั้นเก็บเอาส่วนของสารละลายที่กรองได้ไว้

14. นำสารละลายที่ได้ไปตรวจวัดหาปริมาณฟอสเฟต

15. ทำการทดลองขั้นที่ 1-14 ซ้ำ โดยเปลี่ยนชนิดไอออนลบเป็นโครเมต

และอาร์เซนิกโดยใช้ความเข้มข้นเริ่มต้นที่ 20 ppm และวัสดุดูดซับ 0.03 กรัม





รูปที่ 15 แผนผังขั้นตอนการทดลองการล้างแยกไอออนลบออกจากวัสดุ

ผลการวิจัย

4.1 การเตรียมวัสดุดูดซับ

4.1.1 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมวัสดุดูดซับ

สำหรับการเตรียมวัสดุดูดซับเหล็กเลเยอร์ดับเบิลไฮดรอกไซด์ มีสภาวะที่ต้องควบคุม ให้เหมาะสม เพื่อให้เกิดการเกาะตัวของวัสดุดูดซับบนอนุภาคแม่เหล็ก โดยได้ผลการทดลองหาสภาะ วะดังนี้

4.1.1.1 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมอนุภาคแม่เหล็ก

ในช่วงแรกของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยนำสารตั้งต้นตามที่งานวิจัยใน กลุ่มวัสดุดูดซับชนิดเดียวกันใช้ในการสังเคราะห์อนุภาคแม่เหล็ก นั่นคือ Fe(NO₃)₃, CH₃COONa, Ethylene glycol และ Polyethylene glycol โดยอาศัยความเป็นด่างจาก CH₃COONa ในการทำ ให้สภาวะในการเกิดปฏิกิริยาอยู่ในช่วงที่เป็นด่าง และอาศัยสารอินทรีย์ในระบบเป็นตัวให้อิเล็กตรอน กับเหล็กไอออนในปฏิกิริยาเพื่อให้เกิดเป็นอนุภาคแม่เหล็ก ซึ่งใช้วิธี Solvothermal ซึ่งเป็นการ ควบคุมอุณหภูมิของปฏิกิริยาให้คงที่โดยใช้ตัวทำละลายที่ไม่ใช่น้ำ โดยผลที่ได้นั้นมีปัญหาเกิดขึ้นคือ อนุภาคมีขนาดและรูปร่างไม่เป็นไปในลักษณะเดียวกันดังรูปที่ 16 โดยมีลักษณะเป็นทรงกลม และ แผ่นทรงรีคล้ายเม็ดเลือดแดง ซึ่งอนุภาคที่ต้องการควรมีลักษณะเป็นทรงกลมเหมือนกันทั้งหมดดังรูป ที่ 17 จากงานวิจัยของ Lu (2017)



รูปที่ 16 อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์ได้ในช่วงแรกของการทดลอง(×100k)



รูปที่ 17 อนุภาคแม่เหล็กจากงานวิจัยของ Lu (2017)(x100k)

ในช่วงต่อมาของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยนำสารตั้งต้นตามที่งานวิจัย ของ Zheng (2012) นั่นคือ Fe(NO₃)₃, Urea, Ethylene glycol และ Glucose โดยอาศัยความเป็น ด่างจาก Urea ในการทำให้สภาวะในการเกิดปฏิกิริยาอยู่ในช่วงที่เป็นเด่าง และอาศัย Glucose ใน ระบบเป็นตัวให้อิเล็กตรอนกับเหล็กไอออนในปฏิกิริยาเพื่อให้เกิดเป็นอนุภาคแม่เหล็ก โดยผลที่ได้นั้น อนุภาคมีขนาดและรูปร่างเป็นไปในลักษณะเดียวกันดังรูปที่ 18 โดยมีลักษณะเป็นทรงกลม ขนาด ใกล้เคียงกัน ซึ่งอนุภาคที่ได้มีลักษณะเป็นทรงกลมเหมือนกับงานวิจัยของ Zheng (2012) ดังรูปที่ 19



รูปที่ 18 อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์โดยใช้วิธีการสังเคราะห์จากงานวิจัยของ Zheng (2012)(x100k)



รูปที่ 19 อนุภาคแม่เหล็กจากงานวิจัยของ Zheng (2012)(x50k)

4.1.1.2 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเตรียมเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์

ในช่วงแรกของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยนำสารตั้งต้นตามที่งานวิจัยใน กลุ่มวัสดุดูดซับชนิดเดียวกันใช้ในการสังเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ นั่นคือใช้ตัวทำละลายเป็น น้ำกลั่น ใช้ NaOH เป็นตัวปรับค่าพีเอชให้ได้ที่ 10 ควบคุมอุณหภูมิที่ 60 องศา และใส่ ZnCl₂ กับ AlCl₃ ในรูปของของแข็ง โดยทิ้งให้เกิดปฏิกิริยาที่ 24 ชั่วโมงพบว่า ผลึกเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่ ได้มีลักษณะเป็นผลึกบางดังรูปที่ 20 ซึ่งแตกต่างกับงานวิจัยของ Qu (2017) ที่มีลักษณะผลึกดังรูปที่ 21 นอกจากนี้ เมื่อใช้เครื่อง XRD ในการวิเคราะห์พบว่า มีค่าสัญญานที่ตรงกันกับงานวิจัยของ Qu (2017) ดังรูปที่ 22 และ 23 ซึ่งยืนยันการเกิดผลึกของ LDHs



รูปที่ 20 วัสดุเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่สังเคราะห์ได้(x30k)



รูปที่ 22 ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่สังเคราะห์เองโดยใช้เครื่อง XRD



2-theta รูปที่ 23 ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่มาจากงานวิจัยของ Qu (2017) โดยใช้เครื่อง XRD

ในช่วงต่อมาของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยใช้สภาวะในการสังเคราะห์ ตามคำแนะนำของ NANOTEC นั่นคือใช้ตัวทำละลายเป็นน้ำกลั่น ใช้ NaOH เป็นตัวปรับค่าพีเอซให้ ได้ที่ 10 และใส่ MgCl₂ กับ AlCl₃ ในรูปของสารละลาย โดยมีอัตราการหยดสารละลายเข้าสู่ระบบ คงที่ และทิ้งให้เกิดปฏิกิริยาที่ 24 ชั่วโมงพบว่า ผลึกเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่ได้มีลักษณะเป็นผลึก บางขนาดใหญ่ดังรูปที่ 24 ซึ่งต่างจากงานวิจัยของ Ardhayanti (2016) ซึ่งมีลักษณะผลึกขนาดเล็กดัง รูปที่ 25 อย่างไรก็ตามเมื่อใช้เครื่อง XRD ในการวิเคราะห์พบว่า มีค่าสัญญานที่ตรงกันกับงานวิจัยของ Ardhayanti (2016) ดังรูปที่ 26 และ 27



รูปที่ 24 อนุภาคแม่เหล็กที่สังเคราะห์ได้ในงานวิจัย(x30k)



รูปที่ 25 วัสดุเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์จากงานวิจัยของ Ardhayanti (2016)(x20k)



รูปที่ 26 ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Mg/Al ที่สังเคราะห์เองโดยใช้เครื่อง XRD



รูปที่ 27 ผลการวิเคราะห์เลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ Zn/Al ที่มาจากงานวิจัยของ Ardhayanti (2016) โดยใช้เครื่อง XRD

4.1.1.3 ผลการหาสภาวะที่เหมาะสมในการเกาะเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์บน อนุภาคแม่เหล็ก

ในช่วงแรกของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยนำสภาวะที่งานวิจัยในกลุ่ม วัสดุดูดซับชนิดเดียวกันใช้ในการทำให้เกิดการเกาะของตัวดูดซับบนอนุภาคแม่เหล็ก นั่นคือใช้ตัวทำ ละลายเป็นน้ำกลั่นต่อเมทานอลในอันตราส่วน 1 ต่อ 1 ใช้ NaOH เป็นตัวปรับค่าพีเอชให้ได้ที่ 10 ควบคุมอุณหภูมิที่ 60 องศา และใส่ ZnCl₂ กับ AlCl₃ ในรูปของของแข็ง โดยทิ้งให้เกิดปฏิกิริยาที่ 6, 17 และ 24 ชั่วโมงพบว่า วัสดุในช่วง 6 ชั่วโมงนั้นจะมีลักษณะจับตัวกันเป็นกลุ่มก้อนขนาดใหญ่ ทำให้ ไม่สามรถแยกออกด้วยการใช้แม่เหล็กเหนี่ยวนำได้ จึงต้องใช้วิธีปั่นเหวี่ยงเพื่อแยกเอาวัสดุออกมา โดย จะสามารถเห็นลักษณะของอนุภาคของวัสดุได้ดังรูปที่ 28 ซึ่งจะสังเกตุเห็นได้ว่ามีตัวดูดซับส่วนเกิด นั้นถูกแยกออกมาด้วยการปั่นเหวี่ยง สำหรับวัสดุที่ใช้เวลาสังเคราะห์ที่ 17 และ 24 ชั่วโมงสามารถ แยกด้วยการใช้แม่เหล็กเหนี่ยวนำได้ โดยจะสามารถเห็นลักษณะของอนุภาคของวัสดุได้ดังรูปที่ 29 ซึ่ง จะสังเกตุเห็นได้ว่า สามารถสังเกตุเห็นอนุภาคแม่เหล็กได้มากขึ้น เป็นผลมาจากการแยกอนุภาคออก ด้วยการใช้แม่เหล็กเหนี่ยวนำได้ โดยจะสามารถเห็นลักษณะของอนุภาคของวัสดุได้ดังรูปที่ 29 ซึ่ง จะสังเกตุเห็นได้ว่า สามารถสังเกตุเห็นอนุภาคแม่เหล็กได้มากขึ้น เป็นผลมาจากการแยกอนุภาคออก ด้วยการใช้แม่เหล็กเหนี่ยวนำ ทำให้ตัวดูดซับส่วนเกินไม่ติดมากับวัสดุที่ได้ แต่จะสังเกตุเห็นได้ว่ามีการ แยกกันเกาะของอนุภาคแม่เหลึกกับตัวดูดซับ ไม่มีการเกาะบนพื้นผิวหรือเกาะประสานไปบนอนุภาค แม่เหล็ก



รูปที่ 28 วัสดุดูดซับที่เวลาสังเคราะห์ 6 ชั่วโมง(x50k, x30k)



รูปที่ 29 วัสดุดูดซับที่เวลาสังเคราะห์ 17 และ 24 ชั่วโมง(x30k)

ในช่วงต่อมาของการทดลองนั้น ได้ทดลองโดยปรับใช้น้ำกลั่นเป็นตัวทำ

ละลายเพียงอย่างเดียว เนื่องจากมีงานวิจัยที่ใช้เพียงน้ำกลั่นเป็นตัวทำละลายก็สามารถสังเคราะห์วัสดุ ออกมาได้ และทำการใช้ NaOH และ Na₂CO₃ เป็นตัวปรับค่าพีเอชให้ได้ที่ 10 ควบคุมอุณหภูมิที่ 60 องศา และใส่ ZnCl₂/AlCl₃ ในรูปของสารละลาย และใช้การหยดสารให้คงที่ รวมทั้งรักษาระดับค่าพี เอชให้อยู่ในช่วง 10 ตลอดการหยดสารละลาย โดยจะสามารถเห็นลักษณะของอนุภาคของวัสดุได้ดัง รูปที่ 30 ซึ่งจะสังเกตุเห็นได้ว่า วัสดุมีลักษณะจับตัวติดกันเป็นกลุ่มก้อน โดยตัวดูดซับนั้นมีขนาดของ ผลึกที่เล็กลง แต่ยังคงไม่มีการเกาะบนพื้นผิวหรือเกาะประสานไปบนอนุภาคแม่เหล็ก



รูปที่ 30 วัสดุดูดซับที่ใช้เพียงน้ำกลั่นและหยดสารตั้งต้นอย่างคงที่(x30k)

ในช่วงต่อมาของการทดลองนั้น ได้เปลี่ยนการหยดสารผสม ZnCl₂/AlCl₃ เป็นการแช่อนุภาคแม่เหล็กในสารละลาย AlCl₃ ก้อนเป็นเวลา 24 ชั่วโมง และเปลี่ยนสารตั้งต้น ไอออนประจุสองบวกเป็น MgCl₂ แทน โดยจะสามารถเห็นลักษณะของอนุภาคของวัสดุได้ดังรูปที่ 31 ซึ่งจะสังเกตุเห็นได้ว่า ผลึกของตัวดูดซับมีขนาดเล็กลง และมีการเกาะตัวบนอนุภาคแม่เหล็กมากขึ้น



รูปที่ 31 วัสดุดูดซับที่ใช้การแข่สารตั้งต้นก่อนการทำปฏิกิริยา(x30k)

ในช่วงสุดท้ายของการทดลองนั้น ได้เปลี่ยนอนุภาคแม่เหล็กที่ใช้เป็นฐานใน การเกาะตัวของตัวดูดซับเป็นตัวปัจจุบันที่ใช้ในการทดสอบขั้นต่อไป โดยจะสามารถเห็นลักษณะของ อนุภาคของวัสดุได้ดังรูปที่ 32 ซึ่งจะสังเกตุเห็นได้ว่า ผลึกของตัวดูดซับมีการเกาะตัวเปลี่ยนแปลงจาก การแยกเป็นแผ่นผลึกติดบนพื้นผิวเป็นเกาะเชื่อมประสานไปตามอนุภาคแม่เหล็กเหมือนงานวิจัยของ Lu (2017) ดังรูปที่ 33



รูปที่ 32 วัสดุดูดซับที่สังเคราะห์ได้(x50k)



รูปที่ 33 วัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Lu (2017)(x100k)

4.2 คุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ

4.2.1 ผลการวิเคราะห์วัสดุทั้งหมดด้วยเครื่อง FT-IR

ทำการวิเคราะห์โดยการนำวัสดุดูดซับไปวิเคราะห์ด้วยเครื่อง FT-IR โดยเตรียม ตัวอย่างในการวิเคราะห์ด้วยการผสมกับ KBr ในอัตราส่วน 1:100 และมีผลการทดลองดังต่อไปนี้



รูปที่ 34 ผลการวิเคราะห์วัสดุด้วยเครื่อง FT-IR

จากการใช้เครื่องมือวิเคราะห์ เมื่อพิจารณาดูพีคความยาวคลื่นโดยอ้างอิงจาก ้งานวิจัยของ Zhang (2013) ที่ใช้ค่าการดูดกลืนแสงที่ประมาณ 3400 และ 1400 cm⁻¹ ซึ่งเป็นหมู่ ้ ฟังก์ชันของ O-H และ H-O-H โดยเห็นการดูดซับคลื่นในช่วงนี้ได้อย่างชัดเจนในวัสดุ LDHs(เส้นกราฟ ล่างสุด) พบว่ามีการดูดซับคลื่นในช่วงของหมู่ฟังก์ชันของ O-H เพิ่มขึ้นบนอนุภาคแม่เหล็กที่มีการเกาะ ของตัวดูดซับ(เส้นกราฟบนสุด) เทียบกับอนุภาคแม่เหล็ก(เส้นกราฟตรงกลาง) ซึ่งผลที่ได้นี่สอดคล้อง ้กับทฤษฎีที่ว่า หามีการเกาะตัวของตัวดูดซับบนอนุภาคแม่เหล็ก จะทำให้มีการปรากฎหมู่ฟังก์ชัน O-H ของตัวดูดซับบนอนุภาคแม่เหล็กเพิ่มขึ้น

4.2.2 ผลการวิเคราะห์วัสดุทั้งหมดด้วยเครื่อง XRD



ทำการวิเคราะห์โดยการนำวัสดุดูดซับไปวิเคราะห์ด้วยเครื่อง XRD และมีผลการ ทดลองดังต่อไปนี้

จากการวิเคราะห์ เมื่อพิจารณาดูค่าสัญญาณที่ตำแหน่ง 003 ซึ่งเป็นลักษณะเฉพาะ ของ MgAl-LDHs จะเห็นความเข้มของสัญญาณปรากฏขึ้นทั้งในวัสดุ LDHs และวัสดุ LDHs-Fe แต่ไม่ ้ปรากฏในอนุภาคแม่เหล็ก ซึ่งช่วยยืนยันการเกาะตัวของ LDHs บนอนุภาคแม่เหล็กในวัสดุ LDHs-Fe ที่ไม่มี

ทำการวิเคราะห์โดยการนำวัสดุดูดซับไปวิเคราะห์ด้วยเครื่อง VSM และมีผลการ ทดลองดังต่อไปนี้

4.2.4 ผลการวิเคราะห์อำนาจแม่เหล็กของอนุภาคแม่เหล็กและวัสดุดูดซับ



รูปที่ 36 ผลการวิเคราะห์ด้วยเครื่อง VSM

จากการวิเคราะห์ เมื่อพิจารณาค่าสนามแม่เหล็กของอนุภาคแม่เหล็กพบว่า มีค่า สนามแม่เหล็กที่ 50.2 emu/g ซึ่งใกล้เคียงกับงานวิจัยของ Zheng (2012) ที่มีค่าสนามแม่เหล็ก 70.1 emu/g ส่วนวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์นั่นมีค่าสนามแม่เหล็กลดลงอยู่ที่ 37.1 emu/g โดย ลดลงประมาณ 26.27 % ซึ่งใกล้เคียงกับงานวิจัยของ Yan (2015) ที่ว่าอนุภาคแม่เหล็กหลังการเกาะ ตัวด้วยตัวดูดซับนั้นจะมีอำนาจแม่เหล็กลดลงอยู่ที่ 23.7 emu/g โดยจากกราฟพบว่าวัสดุนี้มีสมบัติ ทางแม่เหล็กแบบซุปเปอร์พาราแมกเนติก (Superparamagnetic) โดยเกิดจากการที่วัสดุมีอำนาจ แม่เหล็กแบบเฟอร์โรแมกเนติกที่มีขนาดอนุภาคเล็ก ทำให้อนุภาคสามารถพลิกขั้วกลับไปมาได้ ทำให้ วัสดุไม่แสดงอำนาจแม่เหล็กในสภาวะปกติ แต่จะแสดงความเป็นแม่เหล็กเมื่อมีสนามแม่เหล็ก ภายนอกมากระทำเหมือนกันกับวัสดุที่มีสมบัติทางแม่เหล็กแบบพาราแมกเนติก

4.3 ผลการทดลองแบบแบตซ์ (Batch)

4.3.1 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต

4.3.1.1 ผลการหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต

ทำการทดลองกำจัดฟอสเฟตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.03 กรัมต่อน้ำเสีย สังเคราะห์ฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm ปริมาณ 100 มิลลิลิตร ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 37 ความสัมพันธ์ระหว่างฟอสเฟตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสามชนิด

จากรูปที่ 37 พบว่าอนุภาคแม่เหล็กมีความสามารถในการกำจัดฟอสเฟต น้อยที่สุดที่ 17.45 % ที่ระยะเวลา 240 นาที เนื่องจากบนพื้นผิวของอนุภาคเหล็กนั้นมีคาร์บอนปก คลุมอยู่บางส่วน และไม่มีหมู่ฟังก์ชัน ในการจับกับไอออนลบมากเท่าดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ ส่วน วัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์มีความสามารถในการกำจัดฟอสเฟสมากกว่าอนุภาคเหล็ก แต่

น้อยกว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ 28.32 % ซึ่งเป็นผลมาจากพื้นที่ผิวส่วนหนึ่งของ เลเยอร์ดับเบิลไฮดรอกไซด์นั้นติดกับอนุภาคเหล็ก ทำให้ประสิทธิภาพในการจับกับไอออนลบมีน้อย กว่าดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ไม่ได้เกาะกับอนุภาคเหล็ก ที่มีความสามารถในการกำจัดฟอสเฟตที่ 50.70 % ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Wan (2017), Li (2016) และ Zhang (2019) ที่วัดดุดูดซับ กลุ่ม Mg-Al LDHs มีการดูดซับจนเข้าสู่สมดุลในช่วงภายในระยะเวลาประมาณ 1 ชั่วโมง ที่ความ เข้มข้นเริ่มต้น 50 ppm

4.3.1.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต

ทำการทดลองกำจัดฟอสเฟตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.03 กรัมต่อน้ำเสีย สังเคราะห์ฟอสเฟต 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้น 10, 20, 40 ppm ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 38 ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของฟอสเฟตที่สมดุล จากการทดลองพบว่าวัสดุดูดซับจะสามารถรับเอาไอออนของฟอสเฟตมา

เกาะบนพื้นผิวได้มากขึ้นเมื่อมีปริมาณฟอสเฟตในน้ำเสียมากขึ้น โดยมีความจุในการดูดซับมากที่สุดที่ ได้ทำการทดลองซึ่งมีความเข้มข้นที่สมดุล 22.77 ppm โดยมีค่าความจุในการดูดซับที่ 79.35 มิลลิกรัมต่อกรัม สำหรับฟอสเฟตที่ค่าความเข้มข้นที่สมดุลใช้ช่วงที่กฎหมายกำหนดที่ 1 มิลลิกรัมต่อ ลิตรมีค่าความจุในการดูดซับที่ 43 มิลลิกรัมต่อกรัม



รูปที่ 39 ความจุในการดูดซับฟอสเฟตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น

สำหรับข้อมูลที่ได้นั้น หากนำไปเปรียบเทียบกับวัสดุอื่นจะพบว่าวัสดุที่

สังเคราะห์ได้ในงานวิจัยนี้มีค่าความจุในการดูดซับที่ความเข้มข้นที่สมดุลเท่ากับ 1 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่ 43 มิลลิกรัมต่อกรัม โดยค่า pH_{PZC} ของ LDHs-Fe จะอยู่ที่ประมาณ 10 ในขณะที่วัสดุชนิดอื่นคือ เซอร์โคเนียมออกไซด์จากงานวิจัยของ Su 2013 และอะลูไนท์จากงานวิจัยของ Ozacar 2003 ที่มีค่า ความจุในการดูดซับ 55 และ 15 มิลลิกรัมต่อกรัมตามลำดับที่ความเข้มข้นที่สมดุลเท่ากับ 1 มิลลิกรัม ต่อลิตร โดยมีค่า pH_{PZC} อยู่ที่ประมาณ 8 ซึ่งมีความจุในการดูดซับทั้งมากและน้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe โดยอาจเกิดจากสภาพการผสมของวัสดุสองชนิดของ LDHs-Fe ที่ส่งผลต่อพื้นที่ผิวที่ต้องสัมผัสกันเอง ระหว่างสองวัสดุ ทำให้พื้นที่ผิวโดยรวมที่สามารถใช้งานในการดูดซับได้ลดลงเมื่อเปรียบเทียบกับวัสดุ ดูดซับจากงานวิจัยของ Su 2013 และประจุบนพื้นผิวของวัสดุเป็นบวกน้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe ที่ค่าพี เอชเดียวกัน จึงทำให้การดูดซับที่ช่วงพีเอชเดียวกันมีแนวโน้มที่ค่าความจุในการดูดซับจะมีต่ำกว่าเมื่อ เปรียบเทียบกับวัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Ozacar 2003

4.2.1.3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่อฟอสเฟต



ทำการทดลองกำจัดฟอสเฟตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.03 กรัมต่อน้ำเสีย สังเคราะห์ฟอสเฟต 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้น 40 ppm ที่ค่าพีเอช 4, 5, 6, 7 และ 8 ซึ่งได้ผลดังนี้

รูปที่ 40 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของฟอสเฟตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้งสอง

จากรูปที่ 40 พบว่าตัววัสดุดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์นั้นมีประสิทธิภาพใน

การดูดซับสูงขึ้นในช่วงพีเอช 6 ถึง 7 เนื่องจากเป็นช่วงที่ฟอสเฟตเปลี่ยนรูปจาก H₂PO₄⁻ เป็น HPO₄²⁻ ทำให้ฟอสเฟตมีประจุลบมากขึ้น จึงเข้าจับกับพื้นผิวของวัสดุที่มีประจุบวกได้ดีขึ้น แต่จะสังเกตเห็นได้ ว่าช่วงค่าพีเอช 8 วัสดุมีการดูดซับฟอสเฟตลดลงเนื่องจากฟอสเฟตในรูป HPO₄²⁻ นั้นมีโอกาสจับกับ หมู่ไฮดรอกไซด์บนพื้นผิวของวัสดุได้ 2 ตำแหน่ง รวมทั้งประจุบนพื้นผิววัสดุที่มีความเป็นลบมากขึ้น จึงทำให้วัสดุจับกับฟอสเฟตได้ในปริมาณที่ลดลง โดนยิ่งค่า pH สูงกว่า 7 มากเท่าไหร่ วัสดุดูดซับก็จะ สามารถดูดซับฟอสเฟตได้น้อยลง ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Zhang (2019) สำหรับวัสดุเหล็กเล เยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์นั้นมีประสิทธิภาพในการดูดซับลดลงตามค่าพีเอซที่สูงขึ้น ซึ่งอาจเป็นผลมา จากปริมาณเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์นั้นมีประสิทธิภาพในการเจ้าจับกับพื้นผิวได้มากขึ้นของการเปลี่ยนแปลง ของประจุของฟอสเฟต

4.2.4 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่อโครเมต



ทำการทดลองกำจัดโครเมตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.015 กรัมต่อน้ำเสีย

้สังเคราะห์โครเมตความเข้มข้น 20 ppm ปริมาณ 100 มิลลิลิตร ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 41 ความสัมพันธ์ระหว่างโครเมตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิด

จากรูปที่ 41 พบว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์มีความสามารถใน การกำจัดโครเมตน้อยกว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ 32.863 % ซึ่งเป็นผลมาจากพื้นที่ ้ผิวส่วนหนึ่งของเลเยอร์ดับเบิลไฮดรอกไซด์นั้นติดกับอนุภาคเหล็ก ทำให้ประสิทธิภาพในการจับกับ ไอออนลบมีน้อยกว่าดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ไม่ได้เกาะกับอนุภาคเหล็ก ที่มีความสามารถในการ ้กำจัดฟอสเฟตที่ 67.136 % ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Chao (2018) ที่วัดดุดุดซับกลุ่ม Me-Al LDHs มีการดูดซับจนเข้าสู่สมดุลในช่วงภายในระยะเวลาประมาณ 30 นาที ที่ความเข้มข้นเริ่มต้น 100 ppm

4.2.4.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่อโครเมต



ทำการทดลองกำจัดโครเมตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.015, 0.03 และ 0.06 กรัม ต่อน้ำเสียสังเคราะห์ฟอสเฟต 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้น 20 ppm ซึ่งได้ผลดังนี้

รูปที่ 42 ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของโครเมตที่สมดุล จากการทดลองพบว่าวัสดุดูดซับจะสามารถรับเอาไอออนของโครเมตมา

้เกาะบนพื้นผิวได้มากขึ้นเมื่อมีปริมาณโครเมตในน้ำเสียมากขึ้น โดยมีความจุในการดูดซับมากที่สุดที่ได้ ทำการทดลองซึ่งมีความเข้มข้นที่สมดุล 14 ppm โดยมีค่าความจุในการดูดซับที่ 37.74 มิลลิกรัมต่อ กรัมสำหรับโครเมตที่ค่าความเข้มข้นที่สมดุลใช้ช่วงที่กฎหมายกำหนดที่ 0.55 มิลลิกรัมต่อลิตร



รูปที่ 43 ความจุในการดูดซับโครเมตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น

สำหรับข้อมูลที่ได้นั้น หากนำไปเปรียบเทียบกับวัสดุอื่นจะพบว่าวัสดุที่ สังเคราะห์ได้ในงานวิจัยนี้มีค่าความจุในการดูดซับที่ต่ำกว่าวัสดุชนิดอื่นที่ 37.74 มิลลิกรัมต่อกรัม แม้ว่าค่า pH_{PZC} ของ LDHs-Fe จะสูงกว่าที่ประมาณ 10 ในขณะที่วัสดุชนิดอื่นคือซีโอไรท์จาก งานวิจัยของ Barquist 2010 และไอออน(III)ออกไซด์จากงานวิจัยของ Nalbandian 2016 ที่มีค่า ความจุในการดูดซับ 34 และ 52.20 มิลลิกรัมต่อกรัมตามลำดับที่ความเข้มข้นที่สมดุลเท่ากับ 14 มิลลิกรัมต่อลิตร โดยมีค่า pH_{PZC} อยู่ที่ประมาณ 6-8 ซึ่งมีความจุในการดูดซับทั้งมากและน้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe โดยอาจเกิดจากสภาพการผสมของวัสดุสองชนิดของ LDHs-Fe ที่ส่งผลต่อพื้นที่ผิวที่ต้อง สัมผัสกันเองระหว่างสองวัสดุ ทำให้พื้นที่ผิวโดยรวมที่สามารถใช้งานในการดูดซับได้ลดลงเมื่อ เปรียบเทียบกับวัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Nalbandian 2016 และประจุบนพื้นผิวของวัสดุเป็นบวก น้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe ที่ค่าพีเอชเดียวกัน จึงทำให้การดูดซับที่ช่วงพีเอชเดียวกันมีแนวโน้มที่ค่าความ จุในการดูดซับจะมีต่ำกว่าเมื่อเปรียบเทียบกับวัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Barquist 2010



ทำการทดลองกำจัดโครเมตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.015 กรัมต่อน้ำเสีย

้สังเคราะห์ฟโครเมต 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้น 20 ppm ที่ค่าพีเอช 6, 7, 8 และ 9 ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 44 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของโครเมตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้งสอง ชนิด

จากรูปที่ 44 พบว่าตัววัสดุทั้งสองชนิดมีประสิทธิภาพในการดูดซับต่อค่าพี

เอชไม่ต่างกันมากนัก ซึ่งแสดงว่าโครเมตในรูปของ HCrO₄⁻ ในช่วงพีเอช 6 และ CrO₄²⁻ ในช่วงพีเอชที่ สูงกว่า 6 นั้นแทบไม่ส่งผลต่อประสิทธิภาพในการดูดซับโครเมต ซึ่งประสิทธิภาพในการดูดซับที่ลดลง เล็กน้อยในช่วงค่าพีเอชที่ลดลงอาจเกิดจากประจุบนพื้นผิวของวัสดุ ที่ช่วงค่าพีเอชสูง ประจุในระบบ จะมีความเป็นลบมากขึ้น ซึ่งส่งผลให้ประจุบันพื้นผิวของวัสดุมีความเป็นลบ ทำให้มีประสิทธิภาพใน การจับกับไอออนลบในระบบได้ลดลง ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Chao (2018) ในส่วนของการ ส่งผลของค่าพีเอชต่อการดูดซับ

4.2.5 ผลจากการดูดซับของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต

4.2.4.1 ผลการหาระยะเวลาที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต

ทำการทดลองกำจัดอาร์เซเนตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.015 กรัมต่อน้ำเสีย สังเคราะห์อาร์เซเนตความเข้มข้น 20 ppm ปริมาณ 100 มิลลิลิตร ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 45 ความสัมพันธ์ระหว่างอาร์เซเนตที่กำจัดได้กับเวลาของวัสดุดูดซับทั้งสองชนิด

จากรูปที่ 45 พบว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์มีความสามารถใน

การกำจัดอาร์เซเนตน้อยกว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ 55.399 % ซึ่งเป็นผลมาจาก พื้นที่ผิวส่วนหนึ่งของเลเยอร์ดับเบิลไฮดรอกไซด์นั้นติดกับอนุภาคเหล็ก ทำให้ประสิทธิภาพในการจับ กับไอออนลบมีน้อยกว่าดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์ที่ไม่ได้เกาะกับอนุภาคเหล็ก ที่มีความสามารถใน การกำจัดฟอสเฟตที่ 83.099 % ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Luo (2019) ที่วัดดุดูดซับกลุ่ม Mg-Al LDHs มีการดูดซับจนเข้าสู่สมดุลในช่วงภายในระยะเวลาประมาณ 5 ชั่วโมง ที่ความเข้มข้นเริ่มต้น 2.5 ppm

4.2.4.2 ผลการหาความจุของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต



รูปที่ 46 ความสัมพันธ์ระหว่างความจุในการดูดซับต่อความเข้มข้นของอาร์เซเนตที่สมดุล จากการทดลองพบว่าวัสดุดูดซับจะสามารถรับเอาไอออนของอาร์เซเนตมา

เกาะบนพื้นผิวได้มากขึ้นเมื่อมีปริมาณอาร์เซเนตในน้ำเสียมากขึ้น โดยมีความจุในการดูดซับมากที่สุดที่ ได้ทำการทดลองซึ่งมีความเข้มข้นที่สมดุล 10.3 ppm โดยมีค่าความจุในการดูดซับที่ 62.58 มิลลิกรัม ต่อกรัม สำหรับโครเมตที่ค่าความเข้มข้นที่สมดุลใช้ช่วงที่กฎหมายกำหนดที่ 0.46 มิลลิกรัมต่อลิตร



รูปที่ 47 ความจุในการดูดซับอาร์เซเนตของวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ต่อวัสดุชนิดอื่น

58
สำหรับข้อมูลที่ได้นั้น หากนำไปเปรียบเทียบกับวัสดุอื่นจะพบว่าวัสดุที่ สังเคราะห์ได้ในงานวิจัยนี้มีค่าความจุในการดูดซับที่สูงกว่าวัสดุชนิดอื่นที่ 62.58 มิลลิกรัมต่อกรัม โดย ค่า pH_{PZC} ของ LDHs-Fe จะสูงกว่าที่ประมาณ 10 ในขณะที่วัสดุชนิดอื่นคืออะลูมิเนียมออกไซด์จาก งานวิจัยของ Anderson 1976 และเฟอร์ริกออกไซด์จากงานวิจัยของ Badruzzaman 2004 ที่มีค่า

ความจุในการดูดซับ 11.79 และ 18.54 มิลลิกรัมต่อกรัมตามลำดับที่ความเข้มข้นที่สมดุลเท่ากับ 14 และ 0.185 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่มีค่า pH_{PZC} อยู่ที่ประมาณ 6-8 ซึ่งมีความจุในการดูดซับทั้งมากและ น้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe โดยอาจเกิดจากสภาพการผสมของวัสดุสองชนิดของ LDHs-Fe ที่ส่งผลต่อ พื้นที่ผิวที่ต้องสัมผัสกันเองระหว่างสองวัสดุ ทำให้พื้นที่ผิวโดยรวมที่สามารถใช้งานในการดูดซับได้ ลดลงเมื่อเปรียบเทียบกับวัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Anderson 1976 และประจุบนพื้นผิวของวัสดุ เป็นบวกน้อยกว่าวัสดุ LDHs-Fe ที่ค่าพีเอชเดียวกัน จึงทำให้การดูดซับที่ช่วงพีเอชเดียวกันมีแนวโน้ม ที่ค่าความจุในการดูดซับจะมีต่ำกว่าเมื่อเปรียบเทียบกับวัสดุดูดซับจากงานวิจัยของ Badruzzaman 2004

4.2.4.3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมของวัสดุดูดซับต่ออาร์เซเนต

ทำการทดลองกำจัดอาร์เซเนตโดยใช้วัสดุดูดซับ 0.015 กรัมต่อน้ำเสีย สังเคราะห์อาร์เซเนต 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้น 20 ppm ที่ค่าพีเอช 5, 6, 7, 8 และ 9 ซึ่งได้ผล ดังนี้



รูปที่ 48 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราส่วนของอาร์เซเนตที่กำจัดได้ต่อค่าพีเอชของวัสดุดูดซับทั้ง สองชนิด

จากรูปที่ 45 พบว่าตัววัสดุทั้งสองชนิดนั้นมีประสิทธิภาพในการดูดซับสูงขึ้น ในช่วงพีเอช 7 เนื่องจากเป็นช่วงที่อาร์เซเนตเปลี่ยนรูปจาก H₂AsO₄⁻ เป็น HAsO₄²⁻ ทำให้อาร์เซเนตมี ประจุลบมากขึ้น จึงเข้าจับกับพื้นผิวของวัสดุที่มีประจุบวกได้ดีขึ้น แต่จะสังเกตเห็นได้ว่าช่วงค่าพีเอช 8 วัสดุมีการดูดซับอาร์เซเนตลดลงเนื่องจากอาร์เซเนตในรูป HAsO₄²⁻ นั้นมีโอกาสจับกับหมู่ไฮดรอก ไซด์บนพื้นผิวของวัสดุได้ 2 ตำแหน่ง รวมทั้งประจุบนพื้นผิววัสดุที่มีความเป็นลบมากขึ้น จึงทำให้วัสดุ จับกับอาร์เซเนตได้ในปริมาณที่ลดลง โดนยิ่งค่า pH สูงกว่า 8 มากเท่าไหร่ วัสดุดูดซับก็จะสามารถดูด ซับอาร์เซเนตได้น้อยลง ซึ่งสอดคล้องกับงานวิจัยของ Luo (2019)

4.1.6 ผลการดูดซับไอออนลบผสม

4.2.6.1 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับฟอสเฟต

การทดลองกำจัดฟอสเฟตไอออนเดี่ยวและฟอสเฟตแบบผสมโดยใช้วัสดุดูด ซับ 0.015 กรัม ต่อสารละลาย 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้นไอออนละ 10 ppm ซึ่งได้ผลดังนี้





จากรูปที่ 49 พบว่า เมื่อมีไอออนของฟอสเฟตเพียงชนิดเดียว วัสดุดูดซับจะ สามารถดูดซับฟอสเฟตได้มากถึง 60.56 % โดยวัสดุ LDHs ในขณะที่ฟอสเฟตจะถูกดูดซับได้น้อยลง เมื่อมีการแข่งขันกับไอออนลบชนิดอื่นในการถูกดูดซับ โดยพบว่าฟอสเฟตที่กำจัดได้ในสารละลาย ไอออนผสมนั้นมีค่าใกล้เคียงกันในแต่ละชุดผสม เนื่องจากฟอสเฟตมีโครงสร้างที่มีไฮโดรเจนเป็น องค์ประกอบ ทำให้เกิดสภาพขั้วขึ้นในโมเลกุล จึงทำให้ง่ายต่อการเข้าจับพื้นผิวของวัสดุที่มีประจุตรง ข้าม และยังมีมวลโมเลกุลน้อยที่สุดในไอออนทั้งสามชนิด

4.2.6.2 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับโครเมต

การทดลองกำจัดโครเมตไอออนเดี่ยวและฟอสเฟตแบบผสมโดยใช้วัสดุดูด

ซับ 0.015 กรัม ต่อสารละลาย 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้นไอออนละ 10 ppm ซึ่งได้ผลดังนี้





จากรูปที่ 50 พบว่า เมื่อมีไอออนของโครเมตเพียงชนิดเดียว วัสดุดูดซับจะ สามารถดูดซับฟอสเฟตได้ถึง 69% โดยวัสดุ LDHs ในขณะที่โครเมตจะถูกดูดซับได้น้อยที่สุดเมื่อมีการ แข่งขันกับไอออนอีกสองชนิดพร้อมกันที่ 4.76% ซึ่งเกิดจากการโครงสร้างที่ไม่มีไฮโดรเจน ทำให้ โมเลกุลไม่มีความเป็นขั้วที่ด้านใดด้านหนึ่ง จึงเข้าจับแข่งขันกับโมเลกุลที่มีด้านที่เป็นขั้วได้ยากกว่า สำหรับการดูดซับโครเมตกับอาร์เซเนตนั้นมีค่าการดูดซับสูงกว่าการดูดซับโครเมตและฟอสเฟต เนื่องจากฟอสเฟตมีลักษณะโมเลกุลคล้ายกับอาร์เซเนต แต่มีมวลโมเลกุลที่น้อยกว่า จึงเข้าจับกับ พื้นผิวของวัสดุได้เร็วกว่า

4.2.6.3 ผลการดูดซับไอออนลบผสมสำหรับอาร์เซเนต

การทดลองกำจัดอาร์เซเนตไอออนเดี่ยวและฟอสเฟตแบบผสมโดยใช้วัสดุ

ดูดซับ 0.015 กรัม ต่อสารละลาย 100 มิลลิลิตร ความเข้มข้นไอออนละ 10 ppm ซึ่งได้ผลดังนี้



ร**ูปที่ 51 ประสิทธิภาพในการกำจัดอาร์เซเนตแบบไอออนเดี่ยวและแบบไอออนผสม** จากรูปที่ 51 พบว่า เมื่อมีไอออนของอาร์เซเนตเพียงชนิดเดียว วัสดุดูดซับ

จะสามารถดูดซับฟอสเฟตได้ 84% โดยวัสดุ LDHs ในขณะที่อาร์เซเนตจะถูกดูดซับได้น้อยที่สุดเมื่อมี การแข่งขันกับฟอสเฟตที่ 20.43% และ 8.6% ซึ่งเกิดจากมวลโมเลกุลของไอออนของอาร์เซเนตที่ หนักกว่าฟอสเฟตจึงเข้าจับได้ช้ากว่า ในส่วนของการแข่งขันทั้งสามไอออนนั้น พบว่าอาร์เซเนตถูกดูด ซับได้มากกว่าการแข่งขันกับฟอสเฟตที่ 48.48% และ 22.73% ซึ่งเป็นผลโครงสร้างของอาร์เซเนตที่มี ด้านที่เป็นขั้ว จึงเข้าจับกับพื้นผิวของวัสดุได้ดีกว่าโครเมต จึงมีค่าการถูกดูดซับที่มากกว่าการแข่งขัน กับฟอสเฟตเพียงไอออนเดียว

4.2.7 ผลการนำวัสดุกลับมาใช้ใหม่

4.2.7.1 ผลการหานำวัสดุกลับมาใช้ใหม่จากการดูดซับฟอสเฟต

ทำการทดลองกำจัดฟอสเฟตความเข้มข้น 40 ppm โครเมต และอาร์เซ เนตความเข้มข้น 20 ppm โดยใช้วัสดุดูดซับ 0.03 กรัมต่อน้ำเสียสังเคราะห์ 100 มิลลิลิตร แล้วทำ การดูดซับครั้งที่สอง ซึ่งได้ผลดังนี้



รูปที่ 52 ความสามารถในการดูดซับฟอสเฟตในการดูดซับครั้งแรกและครั้งที่สอง

จากรูปที่ 52 พบว่าตัววัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์มีประสิทธิภาพ ในการกำจัดฟอสเฟตลดลงหลังจากการดูดซับครั้งแรกเพียง โดยมีประสิทธิภาพในการดูดซับลดลงจาก 23.64% เหลือ 22.14 % ซึ่งลดลงเพียง 6.37% ต่อมาพบว่าวัสดุเหล็กดับเบิลเลเยอร์ไฮดรอกไซด์มี ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมตและอาร์เซเนตลดลงหลังอย่างมาก โดยมีประสิทธิภาพในการดูดซับ ลดลงจาก 64.04% เหลือ 21.60% และ 76.06% เหลือ 44.60% ตามลำดับ ซึ่งลดลงถึง 66.28% และ 41.36%

สรุปผลการวิจัยและข้อเสนอแนะ

บทที่ 5

5.1 สรุปผลการวิจัย

งานวิจัยชิ้นนี้ได้ทำการศึกษาการสังเคราะห์วัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ รวมทั้ง ศึกษาคุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุ เพื่อนำวัสดุไปใช้ในการศึกษาการดูดซับฟอสเฟต โครเมต และ อาร์เซเนต โดยใช้ระบบแบบทีละเทในการทดลอง ซึ่งทำการศึกษาหาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูด ซับ ความจุในการดูดซับของวัสดุ และผลของค่าพีเอชต่อการดูดซับ รวมทั้งศึกษาการดูดซับไอออนลบ มากกว่าหนึ่งชนิดพร้อมกัน และการนำวัสดุกลับมาใช้ใหม่

5.1.1 การศึกษาคุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุดูดซับ

จากการศึกษาคุณสมบัติทางกายภาพของวัสดุ เมื่อวิเคราะห์ข้อมูลที่ได้จากเครื่อง FT-IR และ XRD พบว่าวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์มีการเกาะตัวของเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอก ไซด์บนอนุภาคแม่เหล็กจริง โดยบอกได้จากหมู่ฟังก์ชั่นที่พบบนโครงสร้างของวัสดุ และมีการลดลง ของอำนาจแม่เหล็กเมื่อนำเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์มาเกาะตัวบนอนุภาคแม่เหล็ก

5.1.2 การศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการดูดซับไอออนลบของวัสดุ

5.1.2.1 การศึกษาความจุในการดูดซับ

จากการศึกษาความจุในการดูดซับ พบว่าวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอก ไซด์มีความจุในการดูดซับฟอสเฟต และโครเมต ได้น้อยกว่าวัสดุชนิดอื่น ยกเว้นอาร์เซเนตที่มีแนวโน้ม ที่จะถูกดูดซับได้มากกว่าวัสดุชนิดอื่น ซึ่งเป็นผลมาจากพื้นที่ผิวและประจุบนพื้นผิวของวัสดุ

5.1.2.2 การศึกษาระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับ

จากการศึกษาพบว่าวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเลิ้ลไฮดรอกไซด์มีระยะเวลาในการ ดูดซับฟอสเฟตเข้าสู่จดสมดุลที่ระยะเวลาประมาณ 90 นาที ในขณะที่โครเมตมีระยะเวลาในการดูด ซับเข้าสู่จุดสมดุลเร็วที่สุดที่ประมาณ 90 นาที ส่วนอาร์เซเนตนั้นมีระยะเวลาในการดูดซับเข้าสู้จุด สมดุลนานที่สุดที่ประมาณ 5 ชั่วโมง

5.1.2.3 การศึกษาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับ

จากการศึกษาพบว่าผลของพีเอชต่อวัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ นั้น เมื่อค่าพีเอชสูงขึ้น จะส่งผลให้ประจุบวกในโครงสร้างของวัสดุลดลง ซึ่งส่งผลให้ประสิทธิภาพใน การดูดซับไอออนลบลดลง แต่ไอออนลบที่ทำการทดลองนั้นได้รับผลจากการเปลี่ยนแปลงของค่าพีเอ ชมากกว่า โดยจะเกิดการเปลี่ยนแปลงของโครงสร้างซึ่งส่งผลต่อประจุของไอออนลบ ทำให้ฟอสเฟต และอาร์เซเนตมีช่วงค่าพีเอชที่จะถูกดูดซับได้สูงสุดที่ประมาณ 7 ส่วนโครเมตนั้นช่วงค่าพีเอชที่มีการ เปลี่ยนโครงสร้างไม่อยู่ในช่วงที่ทำการทดลอง จึงได้รับผลกระทบเพียงการเปลี่ยยแปลงประจุบน พื้นผิวของวัสดุ

5.1.3 การศึกษาการดูดซับไอออนลบแบบผสม

จากการศึกษาพบว่าการดูดซับไอออนพร้อมกันมากกว่าหนึ่งชนิด มวลและโครงสร้าง ของไอออนนั้นมีผลต่อการดูดซับเป็นอย่างมาก โดยไอออนที่มีโครงสร้างที่มีไฮโดรเจนจะสามารถเข้า จับกับพื้นผิวของวัสดุดูดซับได้ดีกว่า เนื่องจากโมเลกุลมีด้านที่เป็นขั้วซึ่งเหนี่ยวนำเข้าหาพื้นผิวของวัสดุ ที่มีประจุตรงข้ามได้ดีกว่า ส่งผลให้ฟอสเฟตและอาร์เซเนตซึ่งมีไฮโดรเจนในโครงสร้างสามารถจับกับ พื้นผิวของวัสดุได้ดีกว่าโครเมต ที่ไม่มีไฮโดรเจนในโครงสร้าง ส่วนฟอสเฟตนั้นมีมวลน้อยกว่าอาร์เซ เนต ทำให้ฟอสเฟตสามารถเข้าจับกับพื้นผิวได้ดีกว่า

5.1.4 การศึกษาการนำกลับมาใช้ใหม่ของวัสดุ LDHs-Fe

จากการศึกษาพบว่าวัสดุที่เหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ที่นำกลับมาใช้ ใหม่นั้นมีประสิทธิภาพลดลงประมาณ 40-60% สำหรับโครเมตและอาร์เซเนต ในขณะที่ฟอสเฟตมี ประสิทธิภาพในการดูดซับลดลงเพียง 6.38%

5.2 ข้อเสนอแนะ

จากการศึกษาการดูดซับไอออนลบโดยใช้วัสดุเหล็กเลเยอร์ดับเบิ้ลไฮดรอกไซด์ มี ข้อเสนอแนะดังนี้

- 1. ศึกษาและปรับปรุงวิธีการสังเคราะห์เพิ่มเติมให้มีประสิทธิภาพในการดูดซับเพิ่มมากขึ้น
- 2. ศึกษาประสิทธิภาพในการแยกเอาอนุภาคออกจากระบบหลังทำการบำบัด
- 3. ศึกษาการดูดซับกับน้ำเสียจริงจากโรงงาน

ภาคผนวก

LDHs				LDI	Hs-Fe		
C ₀	C _e	Q _e	%Removal	C ₀	C _e	Q _e	%Removal
(มก./ล.)	(มก./ล.)	(มก./ก.)		(มก./ล.)	(มก./ล.)	(มก./ก.)	
9.8272	-2.3845	40.7054	124.264	9.8272	0.6689	30.5274	93.1929
19.6543	0.8988	62.5185	95.4271	19.6543	9.0348	35.3982	54.0312
39.3086	4.0012	79.3591	60.5661	39.3086	24.7727	48.4532	36.9790

ตารางที่ 1 ผลการหาความจุในการดูดซับของฟอสเฟตต่อวัสดุ

ตารางที่ 2 ผลการระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับฟอสเฟตของวัสดุ

	Magnetite	9	LDHs			LDHs LDHs-Fe			
Т	Ct	%R*	Т	Ct	%R*	Т	Ct	%R*	
(นาที)	(มก./ล.)		(นาที)	(มก./ล.)		(นาที)	(มก./ล.)		
30	39.7486	9.5263	30	31.8854	26.5082	30	35.7486	17.6039	
60	38.6063	11.0168	60	28.9086	33.3692	60	33.8758	21.9205	
90	37.2737	14.0887	90	27.6302	36.3156	90	32.9618	24.0272	
120	38.8157	10.5347	120	27.0750	37.5954	120	33.4147	22.9833	
180	38.6051	11.0201	180	24.0918	44.4714	180	32.7223	24.5791	
240	35.8127	17.4561	240	21.3889	50.7013	240	31.1000	28.3192	

%R*=%Removal

	LDHs			LDHs-Fe	
рН	C _e	%Removal	рН	C _e	%Removal
	(มก./ล.)			(มก./ล.)	
4	22.7139	42.3828	4	27.3010	30.7457
5	25.0328	36.4994	5	28.4778	27.7605
6	21.0020	46.7246	6	30.9666	21.4471
7	18.6612	52.6623	7	32.8055	16.7825
8	22.1940	43.7006	8	33.8692	14.0843
9	22.0420	44.0862	9	21.7077	44.9342

ตารางที่ 3 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับฟอสเฟตของวัสดุ

ตารางที่ 4 ผลการหาความจุในการดูดซับของโครเมตต่อวัสดุ

LDHs			LDHs-Fe				
นน.	C _e	Q _e	%Removal	นน.	C _e	Q _e	%Removal
(กรัม)	(มก./ล.)	(มก./ก.)		(กรัม)	(มก./ล.)	(มก./ก.)	
0.0592	3.1000	28.5473	84.7291	0.0663	7.3000	19.1554	64.0394
0.0302	4.1000	52.6490	79.8030	0.0320	10.5000	29.6875	48.2759
0.0174	7.6000	71.2644	62.5616	0.0159	14.0000	37.7358	31.0345

	LDHs			LDHs-F	e
Т	Ct	%Removal	Т	Ct	%Removal
(นาที)	(มก./ล.)		(นาที)	(มก./ล.)	
30	14.4000	32.3944	30	15.8000	25.8216
60	13.8000	35.2113	60	15.6000	26.7606
120	11.4000	46.4789	120	14.8000	30.5164
180	8.5000	60.0939	180	13.9000	34.7418
240	7.0000	67.1362	240	14.3000	32.8638

ตารางที่ 5 ผลการระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับโครเมตของวัสดุ

ตารางที่ 6 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับโครเมตของวัสดุ

	LDHs			LDHs-Fe	
рН	C _e	%Removal	рН	C _e	%Removal
	(มก./ล.)			(มก./ล.)	
5	19.2000	5.4187	5	21.0000	-3.4483
6	9.6000	52.7094	6	13.9000	31.5271
7	10.3000	49.2611	7	14.4000	29.0640
8	11.1000	45.3202	8	14.4000	29.0640
9	11.5000	43.9498	9	14.8000	27.0936

ตารางที่ 7 ผลการหาความจุในการดูดซับของอาร์เซเนตต่อวัสดุ

LDHs			LDHs-Fe				
นน.	C _e	Q _e	%Removal	นน.	C _e	Q _e	%Removal
(กรัม)	(มก./ล.)	(มก./ก.)		(กรัม)	(มก./ล.)	(มก./ก.)	
0.0593	1.6000	31.0287	92.4883	0.0617	5.1000	24.1491	76.0563
0.0327	4.5000	47.4006	78.8732	0.0305	6.1000	45.5738	71.3615
0.0169	7.7000	72.7811	63.8498	0.0155	10.3000	62.5806	51.6432

	LDHs			LDHs-F	e
Т	Ct	%Removal	Т	Ct	%Removal
(นาที)	(มก./ล.)		(นาที)	(มก./ล.)	
30	12.4000	41.7840	30	16.2000	23.9437
60	11.0000	48.3568	60	15.5000	27.2300
120	8.2000	61.5023	120	13.4000	37.0892
180	5.0000	76.5258	180	11.6000	45.5399
240	3.6000	83.0986	240	9.5000	55.3991

ตารางที่ 8 ผลการระยะเวลาที่เหมาะสมในการดูดซับอาร์เซเนตตของวัสดุ

ตารางที่ 9 ผลการหาช่วงค่าพีเอชที่เหมาะสมในการดูดซับอาร์เซเนตของวัสดุ

	LDHs			LDHs-Fe	
рН	C _e	%Removal	рН	C _e	%Removal
	(มก./ล.)			(มก./ล.)	
5	8.4000	60.5634	5	15.3000	28.1690
6	5.7000	73.2394	6	11.8000	44.6009
7	4.2000	80.2817	7	8.2000	61.5023
8	10.0000	53.0516	8	7.5000	64.7887
9	8.9000	58.2160	9	11.0000	48.3568

	LDHs	LDHs-Fe
	%Rer	noval
PO ₄ ²⁻	99.0000	93.1920
PO4 ²⁻ /AsO4 ²⁻	30.8400	33.9000
PO ₄ ²⁻ /CrO ₄ ²⁻	26.0300	33.7000
PO4 ²⁻ /AsO4 ²⁻		
⁻ /CrO ₄ ²⁻	26.8100	45.8700

ตารางที่ 10 ผลการดูดซับฟอสเฟตกับไอออนลบชนิดอื่นพร้อมกันของวัสดุ

ตารางที่ 11 ผลการดูดซับโครเมตกับไอออนลบชนิดอื่นพร้อมกันของวัสดุ

	LDHs	LDHs-Fe
	%Re	moval
CrO4 ²⁻	69.0000	27.0000
CrO ₄ ²⁻ /AsO ₄ ²⁻	46.7391	23.913.
CrO ₄ ²⁻ /PO ₄ ²⁻	34.6154	10.5769
PO4 ²⁻ /AsO4 ²		
/CrO4 ²⁻	55.5556	4.7619

ตารางที่ 12 ผลการดูดซับอาร์เซเนตกับไอออนลบชนิดอื่นพร้อมกันของวัสดุ

	LDHs	LDHs-Fe
	%Re	moval
AsO4 ²⁻	84.0000	49.0000
AsO4 ²⁻ /CrO4 ²⁻	64.2857	54.0816
AsO4 ²⁻ /PO4 ²⁻	20.4301	8.6021
PO4 ²⁻ /AsO4 ²		
/CrO4 ²⁻	48.4849	22.7273

ตารางที่ 13 ผลการนำวัสดุดูดซับกลับมาใช้ใหม่

	1-st	2-nd	1-st	2-nd
	Adsorption	Adsorption	Adsorption	Adsorption
	C _e		%Removal	
	(มก./ล.)			
PO4 ²⁻	30.0994	30.6935	23.6471	28.7717
CrO4 ²⁻	7.3000	16.7000	64.0394	21.5962
AsO4 ²⁻	5.1000	11.8000	76.0563	44.6009

บรรณานุกรม

- Anderson, M. A., Ferguson, J. F., & Gavis, J. (1976). Arsenate adsorption on amorphous aluminum hydroxide. *Journal of colloid and interface science*, *54*(3), 391-399.
- Ardhayanti, L. I., & Santosa, S. J. (2016). Synthesis of Magnetite-Mg/Al hydrotalcite and its application as adsorbent for navy blue and yellow F3G Dyes. *Procedia engineering, 148,* 1380-1387.
- Badruzzaman, M., Westerhoff, P., & Knappe, D. R. (2004). Intraparticle diffusion and adsorption of arsenate onto granular ferric hydroxide (GFH). *Water research, 38*(18), 4002-4012.
- Barquist, K., & Larsen, S. C. (2010). Chromate adsorption on bifunctional, magnetic zeolite composites. *Microporous and Mesoporous Materials, 130*(1-3), 197-202.
- Brinker, C. J., & Scherer, G. W. (2013). *Sol-gel science: the physics and chemistry of sol-gel processing*: Academic press.
- Chao, H.-P., Wang, Y.-C., & Tran, H. N. (2018). Removal of hexavalent chromium from groundwater by Mg/Al-layered double hydroxides using characteristics of in-situ synthesis. *Environmental pollution, 243*, 620-629.
- Chen, D., Li, Y., Zhang, J., Li, W., Zhou, J., Shao, L., & Qian, G. (2012). Efficient removal of dyes by a novel magnetic Fe3O4/ZnCr-layered double hydroxide adsorbent from heavy metal wastewater. *J Hazard Mater, 243*, 152-160. doi:10.1016/j.jhazmat.2012.10.014
- Chen, D., Li, Y., Zhang, J., Li, W., Zhou, J., Shao, L., & Qian, G. (2012). Efficient removal of dyes by a novel magnetic Fe3O4/ZnCr-layered double hydroxide adsorbent from heavy metal wastewater. *Journal of hazardous materials, 243*, 152-160.
- Giovannelli, F., Zaghrioui, M., Autret-Lambert, C., Delorme, F., Seron, A., Chartier, T., & Pignon, B. (2012). Magnetic properties of Ni (II)–Mn (III) LDHs. *Materials Chemistry and Physics, 137*(1), 55-60.
- Giovannelli, F., Zaghrioui, M., Autret-Lambert, C., Delorme, F., Seron, A., Chartier, T., & Pignon, B. (2012). Magnetic properties of Ni(II)–Mn(III) LDHs. *Materials Chemistry and Physics, 137*(1), 55-60. doi:10.1016/j.matchemphys.2012.07.057

- Hong, X., Zhu, E., Ye, Z., Hui, K., & Hui, K. (2019). Enhanced phosphate removal under an electric field via multiple mechanisms on MgAl-LDHs/AC composite electrode. *Journal of Electroanalytical Chemistry, 836*, 16-23.
- Järup, L. (2003). Hazards of heavy metal contamination. *British medical bulletin, 68*(1), 167-182.
- Li, R., Wang, J. J., Zhou, B., Awasthi, M. K., Ali, A., Zhang, Z., . . . Mahar, A. (2016). Enhancing phosphate adsorption by Mg/Al layered double hydroxide functionalized biochar with different Mg/Al ratios. *Science of the Total Environment, 559*, 121-129.
- Lu, L., Li, J., Ng, D. H., Yang, P., Song, P., & Zuo, M. (2017). Synthesis of novel hierarchically porous Fe3O4@ MgAl–LDH magnetic microspheres and its superb adsorption properties of dye from water. *Journal of Industrial and Engineering Chemistry, 46*, 315-323.
- Luo, S., Guo, Y., Yang, Y., Zhou, X., Peng, L., Wu, X., & Zeng, Q. (2019). Synthesis of calcined La-doped layered double hydroxides and application on simultaneously removal of arsenate and fluoride. *Journal of Solid State Chemistry, 275*, 197-205.
- Nalbandian, M. J., Zhang, M., Sanchez, J., Choa, Y.-H., Nam, J., Cwiertny, D. M., & Myung,
 N. V. (2016). Synthesis and optimization of Fe2O3 nanofibers for chromate adsorption from contaminated water sources. *Chemosphere, 144*, 975-981.
- Ng, J. C., Wang, J., & Shraim, A. (2003). A global health problem caused by arsenic from natural sources. *Chemosphere, 52*(9), 1353-1359.
- Özacar, M. (2003). Adsorption of phosphate from aqueous solution onto alunite. *Chemosphere, 51*(4), 321-327.
- Qu, J., He, X., Chen, M., Huang, P., Zhang, Q., & Liu, X. (2017). A facile mechanochemical approach to synthesize Zn-Al layered double hydroxide. *Journal of Solid State Chemistry, 250*, 1-5.
- Su, Y., Cui, H., Li, Q., Gao, S., & Shang, J. K. (2013). Strong adsorption of phosphate by amorphous zirconium oxide nanoparticles. *Water research, 47*(14), 5018-5026.
- Tang, K. B., Qian, Y. T., Zeng, J. H., & Yang, X. G. (2003). Solvothermal route to semiconductor nanowires. *Advanced Materials, 15*(5), 448-450.

- Thompson, C. M., Haws, L. C., Harris, M. A., Gatto, N. M., & Proctor, D. M. (2010). Application of the US EPA mode of action Framework for purposes of guiding future research: a case study involving the oral carcinogenicity of hexavalent chromium. *Toxicological Sciences*, *119*(1), 20-40.
- Wan, S., Wang, S., Li, Y., & Gao, B. (2017). Functionalizing biochar with Mg–Al and Mg–Fe layered double hydroxides for removal of phosphate from aqueous solutions. *Journal of Industrial and Engineering Chemistry, 47*, 246-253.
- Wang, Q., Tian, S., Long, J., & Ning, P. (2014). Use of Fe (II) Fe (III)-LDHs prepared by coprecipitation method in a heterogeneous-Fenton process for degradation of Methylene Blue. *Catalysis Today, 224*, 41-48.
- Wheaton, R., & Lefevre, L. (2000). Dow Liquid Separations: DOWEX Ion Exchange Resins– Fundamentals of Ion Exchange. *The Dow Chemical Company, Form*(177-01837).
- Yan, L.-g., Yang, K., Shan, R.-r., Yan, T., Wei, J., Yu, S.-j., . . . Du, B. (2015). Kinetic, isotherm and thermodynamic investigations of phosphate adsorption onto core–shell Fe3O4@ LDHs composites with easy magnetic separation assistance. *Journal of colloid and interface science, 448*, 508-516.
- Zhang, Q., Ji, F., Zhao, T., Shen, Q., Fang, D., Kuang, L., . . . Ding, S. (2019). Systematic screening of layered double hydroxides for phosphate removal and mechanism insight. *Applied Clay Science*, *174*, 159-169.
- Zheng, J., Liu, Z., Zhao, X., Liu, M., Liu, X., & Chu, W. (2012). One-step solvothermal synthesis of Fe3O4@ C core-shell nanoparticles with tunable sizes. *Nanotechnology, 23*(16), 165601.
- นุชรีย์ ชมเชย. (2553). การพัฒนาและศึกษาลักษณะสมบัติเฉพาะของวัสดุร่วมเคลย์ อนุภาคแม่เหล็ก นาโน. (วิทยานิพนธ์วิทยาศาสตร์มหาบัณฑิต), มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์,
- บุณยนุช บุญไสย, อรวรรณ สุขสมบัติ, & ปิยะพร ณ หนองคาย. (2557). การสังเคราะห์และวิเคราะห์ อนุภาคนาโนแม่เหล็กเคลือบด้วยพีเอ็มเอเอ็มพีซีโคพอลิเมอ. มหาวิทยาลัยบูรพา,
- พันธ์, พ. ศ. ห., & ชัยชนะ, ร. ช. (2014). ผล กระทบ ของ ในโตรเจน และ ฟอสฟอรัส ต่อ การ เกิด ยู โทร ฟิ เค ชัน ใน แหล่ง น้ำ และ การ กำจัด ไนโตรเจน และ ฟอสฟอรัส. Kasetsart Engineering Journal, 27(88), 57-67.

ประวัติผู้เขียน

ชื่อ-สกุล	ติณห์ ศรีเมฆ	
วัน เดือน ปี เกิด	24 เมษายน 2535	
สถานที่เกิด	โรงพยาบาลศิริราช	
วุฒิการศึกษา	สำเร็จการศึกษาปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต ภาควิชาวิทยาศาสตร์	
	สิ่งแวดล้อม คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา	
	2557	
	เข้าศึกษาต่อในหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรม	
	สิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา	
	2558	
ที่อยู่ปัจจุบัน	199/42 หมู่บ้านมัณฑนา ปิ่นเกล้า-พระราม 5 ถนนนครอินทร์ ตำบลบางขุน	
	กอง อำเภอบางกรวย จังหวัดนนทบุรี 11130	