

บทที่ 1

บทนำ

บทนำต้นเรื่อง

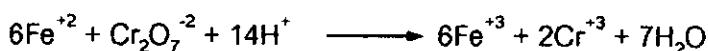
การตรวจวิเคราะห์ค่าซีโอดี (COD, Chemical Oxygen Demand) เป็นวิธีการประเมินความสกปรกของน้ำเนื่องจากการปนเปื้อนของสารอินทรีย์วิธีการนี้

ประกาศกระทรวงอุตสาหกรรม ฉบับที่ 2 (พ.ศ. 2539) ออกตามความในพระราชบัญญัติ ลงงาน พ.ศ.2535 เรื่องกำหนดคุณลักษณะน้ำทิ้งที่ระบายออกจากโรงงาน กำหนดให้การตรวจสอบค่าซีโอดีจะทำโดยวิธีข้อยสลายด้วยไปตัสเทียมไดโครเมต (potassium dichromate digestion) ซึ่งการตรวจวิเคราะห์ด้วยวิธีการดังกล่าวต้องดำเนินการกลั่นไอลกลับ (reflux) ในสารละลายกรดซัลฟิกริกเข้มข้นที่อุณหภูมิสูง (กระทรวงอุตสาหกรรม, 2539)

ขณะกลั่นไอลกลับสารอินทรีย์ในน้ำตัวอย่างจะถูกออกซิไดซ์โดยสารละลายไปตัสเทียมไดโครเมต ปริมาณมากเกินพอ ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นคือ



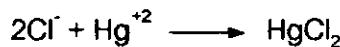
จากนั้นจึงต้องนำไปรีമานไดโครเมตไอกอนที่เหลือจากการกลั่นไอลกลับ ซึ่งทำโดยการใต้แรงด้วยสารละลายเฟอร์สแอมโมเนียมชั้นเฟตและใช้เฟอร์โวนเป็นอินดิเคเตอร์ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นคือ



ไดโครเมตไอกอนที่เหลือจะทำปฏิกิริยากับเฟอร์สไอกอนไดโครมิกไอกอนจนหมด จากนั้นเฟอร์สไอกอนจะทำปฏิกิริยากับเฟอร์โวนได้สีฟ้าประกายสีน้ำตาลแดงซึ่งแสดงถึงการใต้แรงด้วยสารละลายเฟอร์สแอมโมเนียมชั้นเฟตเพื่อให้เงินเป็นตัวควบคุม

กรณีที่น้ำตัวอย่างมีสารอินทรีย์บางตัว เช่น กรดไขมันที่มีน้ำหนักไม่เกลูลตัวๆ สารอินทรีย์ดังกล่าวจะไม่ถูกออกซิไดซ์โดยไดโครเมตไอกอน ทำให้ผลการตรวจวิเคราะห์ที่ได้มีค่าผิดปกติ ความเป็นจริง แก้ไขโดยเติมซิลเวอร์ชัลเฟตเพื่อให้เงินเป็นตัวควบคุม

หากน้ำตัวอย่างมีสารอินทรีย์บางตัว เช่น คลอไรด์รวมถึงไฮเดอเรชัน ในไดคร์ต์ เฟอร์ส แคลชัลไฟด์ จะริดิวช์ไดโครเมตไอกอนทำให้ค่าซีโอดีสูงกว่าความเป็นจริง เนื่องจากน้ำตัวอย่างมีคลอไรด์และไฮเดอเรชัน สามารถแก้ไขได้โดยเติมแมอร์คิวเรียชัลเฟตเพื่อให้แมอร์คิวเรียไอกอนรวมกับคลอไรด์ไอกอน เกิดเป็นแมอร์คิวเรียคลอไรด์ซึ่งเป็นสารที่แตกตัวให้ไอกอนน้อยมากในสภาวะที่เป็นกรดจัด ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นคือ



(มันสิน ต้นทูลເກມ. 2540 : 117-118)

อย่างไรก็ตามในทางปฏิบัติหากผู้ทำการตรวจวิเคราะห์สันนิษฐานว่าตัวอย่างมีคลอไรด์ผู้ตรวจทำการตรวจวิเคราะห์มักเติมมอร์คิวิเกลฟ์ในปริมาณมากเกินพอในน้ำตัวอย่าง

เมื่อพิจารณาวิธีการตรวจวิเคราะห์ซึ่งโดยข้างต้นพบว่าของเสียจากการตรวจวิเคราะห์ซึ่งโดยมีฤทธิ์กัดกร่อนอย่างแรงเนื่องจากมีกรดปริมาณมาก นอกจากนี้ยังมีโลหะหนักที่เป็นพิษโดยเฉพาะ proton และโครงเมียม ความเข้มข้นของ proton และโครงเมียมในของเสียจากการตรวจวิเคราะห์ซึ่งโดย (ตาราง 1) ล้วนมีค่าสูงกว่าเกณฑ์กำหนดในมาตรฐานน้ำทิ้งอุตสาหกรรมซึ่งกำหนดให้ proton ห้ามด้วยน้ำทิ้งมีความเข้มข้นไม่เกิน 0.005 mg/l และ โครงเมียม (III) มีความเข้มข้นไม่เกิน 0.75 mg/l ขณะที่กำหนดให้ค่าเพิ่อของน้ำทิ้งจะต้องมีค่าระหว่าง 5-9 (กระทรวงอุตสาหกรรม, 2539)

ตาราง 1 ลักษณะสมบัติของของเสียจากการตรวจวิเคราะห์ซึ่งโดย ซึ่งเกิดจากห้องปฏิบัติการในมหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

แหล่งกำเนิดของเสีย	pH	ลักษณะสมบัติ			
		Cr	Hg	Ag	Fe
คณะกรรมการจัดการสิ่งแวดล้อม ⁽¹⁾	<0	300	1,793	NA	NA
ภาควิชาวิศวกรรมเคมี ⁽¹⁾	<0	263	694	NA	NA
ภาควิชาวิศวกรรมโยธา ⁽¹⁾	<0	267	228	NA	NA
ภาควิชาภาษาศาสตร์ ⁽¹⁾	<0	279	2,832	NA	NA
ห้องปฏิบัติการวิเคราะห์น้ำใน มอ. ⁽²⁾	<0	269	1,151	519	795
ห้องปฏิบัติการวิเคราะห์น้ำใน มอ. ⁽³⁾	<0	218	1,312	527	NA
ห้องปฏิบัติการวิเคราะห์น้ำใน มอ. ⁽⁴⁾	<0	294	787	810	1,410
คณะกรรมการจัดการสิ่งแวดล้อม ⁽⁴⁾	<0	370	2,695	2,316	489

ที่มา : ⁽¹⁾ นิวรรตน อินธรรมนตรี (2544 : 40-41)

⁽²⁾ อัตราไขย รัตนไขย และคณะ (2542 : (3-9))

⁽³⁾ อัตราไขย รัตนไขย และคณะ (2544 : (9-6))

⁽⁴⁾ งานวิจัยชั้นปี

NA = Not Available

อนึ่งจากการทดลองเก็บรวบรวมของเสียอันตรายจากห้องปฏิบัติการต่าง ๆ ซึ่งต้องอยู่ในมหาวิทยาลัยสังข์ลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่ พบร่วมกับของเสียจากการตรวจวิเคราะห์ค่าซีโอดี เกิดขึ้นประมาณ 450 ลิตร/ปี (ผู้รับใช้ รัตน์ไชย และคณะ, 2544 : ((8-11)-(8-13))

ของเสียอันตรายที่เกิดจากการตรวจวิเคราะห์ค่าซีโอดีหากไม่ได้รับการบำบัดที่เหมาะสมก่อน จะบ้ายสูงแวดล้อม ย่อมก่อให้เกิดการปนเปื้อนและการสะสมของสารพิษโดยเฉพาะป่าทและ โครงการเมียนในระบบบินิเวศน์ จึงสมควรที่จะต้องดำเนินการทางแนวทางที่เหมาะสมและมีประสิทธิภาพ ในการบำบัดของเสียจากการตรวจวิเคราะห์ค่าซีโอดี

การตรวจเอกสาร

1. การทดสอบเคมีเพื่อบำบัดน้ำที่มีการปนเปื้อนของโลหะหนัก

ในการบำบัดและปรับปรุงคุณภาพน้ำ การทดสอบเป็นกระบวนการทางทางเคมี-ฟิสิกส์ (นราพร นาฏวุฒวงศ์, มมป. : 25) เพื่อแยกสารปนเปื้อนทั้งในส่วนที่ละลายน้ำ และส่วนที่เป็นสารแขวนลอย ออกจากสารละลายโดยทำให้สารปนเปื้อนดังกล่าวอยู่ในรูปตะกรอนของแข็ง จากนั้นจึงแยกตะกรอน ของสารปนเปื้อนออกจากสารละลายซึ่งอาจทำได้โดยการปล่อยให้ตกตามธรรมเนียมถ่วง การกรอง หรือการยาศัยแรงจากภารมนุนหน่วย เป็นต้น (Municipal Technology Branch U.S. EPA, 2000)

การทดสอบน้ำอาจเกิดโดยเป็นไปตามวิธีไดรีฟิล์ฟรีน้ำหน่ายาหรือรวมกัน กล่าวคือ

- การเติมสารเคมีที่สามารถทำปฏิกิริยาโดยตรงกับสารที่ต้องการให้ทดสอบ เพื่อให้สารนั้นละลายน้ำได้容易ลงและเกิดเป็นตะกรอนในที่สุด

- การเติมสารเคมีเพื่อทำให้ภาวะสมดุลของสารละลายเกิดการเปลี่ยนแปลงและเลื่อน มาถึงจุดที่สารซึ่งต้องการให้ทดสอบไม่สามารถละลายน้ำได้และเกิดเป็นตะกรอนขึ้น

- การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของสารละลายอิ่มตัวหรือเก็บอิ่มตัว ไปในทิศทางที่ทำให้สารที่ต้องการให้ทดสอบละลายน้ำได้ลดลง จนเปลี่ยนไปอยู่ในสภาพของแข็งหรือตะกรอน (นราพร นาฏวุฒวงศ์, มมป. : 25)

โลหะหนักที่ปนเปื้อนในน้ำโดยมากจะอยู่ในรูปปีกอน กรณีที่น้ำทึบมีการปนเปื้อนของโลหะหนัก ความเข้มข้นสูง เป็นต้นจะบำบัดโดยการทดสอบด้วยสารเคมี เพื่อเปลี่ยนโลหะหนักในรูปปีกอน ที่ละลายน้ำได้ให้อยู่ในรูปของแข็งที่ละลายได้容易 เมื่อยกของแข็งดังกล่าวออกจากสารละลายแล้ว จึงกำจัดโลหะหนักส่วนที่เหลือในสารละลายซึ่งสามารถทำได้โดยการแยกเปลี่ยนประจุ (Ministry of

Education, Science and Culture, 1992 : 20) รวมถึงการการของด้วยแผ่นเมือง (พูลเพชร ลงไชย, 2541)

1.1 สารตกตะกอน (precipitant) สำหรับตกตะกอนโลหะหนัก

การตกตะกอนเคมีถือเป็นวิธีที่มีใช้มานานจึงได้รับการพัฒนาจนเป็นที่ยอมรับและมีความพร้อมด้านวัสดุอุปกรณ์ นอกจากนี้ยังมีขั้นตอนการดำเนินงานที่ไม่ซับซ้อนจึงง่ายต่อการประยุกต์ใช้ และเสียค่าใช้จ่ายไม่มากนัก ปัจจุบันการตกตะกอนเคมีเพื่อกำจัดโลหะหนักจากน้ำทิ้งที่ถูกพัฒนาจนสามารถใช้งานได้จริงในทางปฏิบัติ จำแนกเป็น 7 กลุ่ม ตามประเภทสารตกตะกอน ได้แก่

- การตกตะกอนด้วยสารประกอบไนโตรออกไซด์
- การตกตะกอนด้วยสารประกอบชัลไฟฟ์
- การตกตะกอนด้วยสารประกอบคาร์บอนเนต
- การตกตะกอนด้วยแ xenekoth
- การตกตะกอนด้วยไดโซ่โคาร์บาร์แมต
- การริดิวซ์ด้วยโซเดียมบอร์ไฮด์ (NaBH₄)
- การตกตะกอนโดยใช้สารตกตะกอนมากกว่าหนึ่งตัว (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-7))

แม้จะมีสารตกตะกอนโลหะหนักหลายชนิดแต่สารตกตะกอนซึ่งนิยมใช้อย่างกว้างขวางคือสารประกอบไนโตรออกไซด์ สารประกอบชัลไฟฟ์ และสารประกอบคาร์บอนเนต กรณีการปนเปื้อนของโลหะประจุบวกที่มีความเป็นพิษสูงโดยเฉพาะ proximal ให้สารประกอบชัลไฟฟ์เป็นสารตกตะกอนเนื่องจากสารประกอบโลหะชัลไฟฟ์คล้ายน้ำได้น้อยมากเมื่อเทียบกับสารประกอบโลหะไนโตรออกไซด์ (Committee on Prudent Practices for Handling, Storage, and Disposal of chemical in Laboratories, 1995 : 167; Ministry of Education, Science and Culture, 1992; United States Environmental Protection Agency, 1997; Feng, Aldrich and Tan, 2000) ดังแสดงในตาราง 2

1.1.1 การตกตะกอนด้วยสารประกอบไนโตรออกไซด์

สารตกตะกอนในกลุ่มนี้ ได้แก่ โซเดียมไนโตรออกไซด์ (caustic soda, NaOH) แคลเซียมไนโตรออกไซด์ (hydrated lime, Ca(OH)₂) และ แมกนีเซียมไนโตรออกไซด์ (Mg(OH)₂) เมื่อเติมสารตกตะกอน โลหะหนักซึ่งอยู่ในรูปไอออนบวกจะเข้าทำปฏิกิริยากับไนโตรออกไซดอน (OH^-) ได้สารประกอบโลหะไนโตรออกไซด์ซึ่งคล้ายน้ำได้น้อย ตัวอย่างปฏิกิริยาคือ



ตาราง 2 ค่าทางทฤษฎีของความสามารถในการละลาย (solubility) ของสารประกอบโลหะหนัก ไฮดรอกไซด์ โลหะหนักชัลไฟด์ และโลหะหนักคาร์บอเนต ในน้ำที่อุณหภูมิ 25 องศา เคลเซียส

metals	solubility (mg/l)		
	as hydroxide	as sulfide	as carbonate
Cadmium (Cd^{2+})	2.3×10^{-5}	6.7×10^{-10}	1.0×10^{-4}
Chromium (Cr^{3+})	8.4×10^{-4}	no precipitation	-
Cobalt (Co^{2+})	2.2×10^{-1}	1.0×10^{-8}	-
Copper (Cu^{2+})	2.2×10^{-2}	5.8×10^{-18}	-
Iron (Fe^{2+})	8.9×10^{-1}	3.4×10^{-5}	-
Lead (Pb^{2+})	2.1	3.8×10^{-9}	7.0×10^{-3}
Manganese (Mn^{2+})	1.2	2.1×10^{-3}	-
Mercury (Hg^{2+})	3.9×10^{-4}	9.0×10^{-20}	3.9×10^{-2}
Nickel (Ni^{2+})	6.9×10^{-3}	6.9×10^{-8}	1.9×10^{-1}
Silver (Ag^{2+})	13.3	7.4×10^{-12}	2.1×10^{-1}
Tin (Sn^{2+})	1.1×10^{-4}	3.8×10^{-8}	-
Zinc (Zn^{2+})	1.1	2.3×10^{-7}	7.0×10^{-8}

ที่มา : ดัดแปลงจาก Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-3)

การทดสอบด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์เป็นวิธีการที่มีประสิทธิภาพสำหรับการนำบัดน้ำที่มีการปนเปื้อนของ แอดเมียร์ โครเนียม (III) ทองแดง และ นิกเกิล

ข้อดีของการทดสอบด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์

- สามารถใช้ระบบควบคุมอัตโนมัติในการปรับพีเอช
- กระบวนการกรองไม่มีความซับซ้อน
- ใช้เป็นสารทดสอบโลหะหนักได้หลากหลายชนิด เนื่องจากมีความคงทน

ข้อดี (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (3-3))

- เสียค่าใช้จ่ายไม่มากโดยเฉพาะกรณีใช้ปูนขาวเป็นสารทดสอบ (Municipal

Technology Branch U.S. EPA. 2000 : 3)

- ใช้ระยะเวลาในการทำปฏิกิริยาน้อย (Feng, Aldrich and Tan., 2000 : 624)

ข้อด้อยของการทดสอบด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์

- ต้องน้ำที่ได้ไม่เสียหายโดยเฉพาะเมื่อเกิดการเปลี่ยนแปลงพีเอช

- กรณีที่มีอ่อนโลหะหนักหลายชนิด การตกรดกอนด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์อาจเป็นวิธีที่ไม่มีประสิทธิภาพ เนื่องจากโลหะหนักแต่ละชนิดมีค่าพิเศษที่เหมือนในการตกรดกอนไม่เท่ากัน

- สารประกอบไฮดรอกไซด์ตกรดกอนดีกว่า แมงกานีส และเงิน ได้ไม่ดี
- ตะกอนโลหะหนักไฮดรอกไซด์มีโครงสร้างในเกลือแบบสัณฐาน (amorphous)

มีลักษณะเป็นเจล (Okuda, Sugano and Tsuji, 1975 : 472) การกำจัดน้ำออกจากการตกรดกอนจึงทำได้ยาก อย่างไรก็ตามอาจแก้ไขได้โดยการกรองแยกที่อุณหภูมิประมาณ 100 องศาเซลเซียส หรือเดิม diatomaceous earth ในปริมาณ 1-2 เท่าของตะกอนโลหะหนัก ก่อนดำเนินการกรอง (Committee on Prudent Practices for Handling, Storage, and Disposal of chemical in Laboratories, 1995 : 167)

- สารคีเลต และการเกิดสารเชิงซ้อนมีผลต่อประสิทธิภาพการตกรดกอนโดยใช้โซเดียมไฮดรอกไซด์อย่างมาก

- แทบไม่มีการตกรดกอนไฮดรอกไซด์ที่พิเศษต่างกว่า 6 (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (3-2)-(3-3))

- การจัดการตกรดกอนโลหะหนักไฮดรอกไซด์โดยการหล่อชีเมนต์อาจทำให้ตะกอนโลหะหนักหลายและโลหะถูกชะออกโดยง่าย เนื่องจากพิเศษของชีเมนต์มีค่าสูง (Tamaura, et al., 1991 : 401 a).

- ตะกอนที่เกิดขึ้นเมื่อปริมาตรมาก (Tamaura et al, 1991 : 1898 b; Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (3-3)) โดยเฉพาะการตกรดกอนด้วยปูนขาวอาจทำให้ปริมาตรตะกอนเพิ่มขึ้นถึงร้อยละ 50 (Municipal Technology Branch U.S. EPA., 2000 : 3)

- ตะกอนโลหะหนักไฮดรอกไซด์ตกรดมาก จำเป็นต้องมีกระบวนการการเพิ่มน้ำดของตะกอน (flocculation) ซึ่งจะทำให้ความสามารถในการตกรดของตะกอนสูงขึ้น (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (3-3))

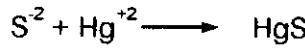
1.1.2 การตกรดกอนด้วยสารประกอบบชัลไฟฟ์

การตกรดกอนด้วยสารประกอบบชัลไฟฟ์จำแนกเป็น 2 ประเภท คือ

- 1) การใช้สารประกอบบชัลไฟฟ์ที่ละลายน้ำได้มาก ได้แก่ โซเดียมบชัลไฟฟ์ (Na_2S) หรือ โซเดียมไฮดรัสบลไฟฟ์ (NaHS) เป็นสารตกรดกอน

2) การใช้สารประกอบชัลไฟฟ์ที่คล้ายน้ำได้น้อย ได้แก่ เฟอร์ริสชัลไฟฟ์ (FeS) หรือ แคลเซียมชัลไฟฟ์ (CaS) เป็นสาขาวากตะกอน (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (4-3)-(4-5))

เมื่อโลหะหนักซึ่งอยู่ในรูปปิโอดอนบากจะเข้าทำปฏิกิริยา กับชัลไฟฟ์ดีออกอน (S^{2-}) เกิดสารประกอบโลหะชัลไฟฟ์เป็นผลิตภัณฑ์ ตัวอย่างปฏิกิริยาที่เกิดขึ้น คือ



นิยมใช้สารประกอบชัลไฟฟ์ในการตอกตะกอน แคดเมียม โคโรเมียม (VI) โคบอลท์ ทองแดง เหล็ก ป্রอท แมงกานีส นิกเกิล เงิน ดิบุก และ สงกะสี

ข้อดีของการตอกตะกอนด้วยสารประกอบชัลไฟฟ์

- การตอกตะกอนโดยใช้สารประกอบชัลไฟฟ์จัดเป็นวิธีที่มีประสิทธิภาพสูง เมื่อเทียบกับการใช้สาขาวากตะกอนชนิดอื่น เมื่อจากตะกอนในรูปโลหะหนักชัลไฟฟ์มีค่าความสามารถในการคลายตัว (Wang, et al., 1996 : 2604) พนว่าบริษัทโลหะหนักในน้ำจะจากการทดสอบที่พีเอกซ์ 5 มีค่าต่ำกว่าการทดสอบในลักษณะเดียวกันกับตะกอนโลหะหนักไ乂ดรอกไฮด์ประมาณสามเท่า (Whang, et al., 1981 quoting Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (4-3))

- สามารถดำเนินการได้ในช่วงพีเอกซ์ก้าว โดยอาจดำเนินการได้ในช่วงพีเอกซ์ 2-12 ทั้งนี้เนื่องจากโลหะหนักชัลไฟฟ์มีความเป็นสารแอมโมเนียมไฮdroกิต้า

- ปฏิกิริยาเกิดขึ้นได้อย่างรวดเร็ว เป็นผลให้มีระยะเวลาการทำปฏิกิริยาในปฏิกิริย์สั้น และเมื่อเทียบกับการตอกตะกอนในรูปไ乂ดรอกไฮด์แล้วพบว่าปฏิกิริยาการตอกตะกอนในรูปชัลไฟฟ์เกิดได้เร็วกว่า (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 624)

- ตะกอนโลหะหนักชัลไฟฟ์มีปริมาตรน้อยเนื่องจากสามารถอัดตัวได้แน่น และกำจัดน้ำออกจากการตอกตะกอนได้ง่ายเมื่อเทียบกับตะกอนในรูปไ乂ดรอกไฮด์

- สารประกอบเชิงข้อมูลถึงสารคีเลตมีอิทธิพลต่อการตอกตะกอนด้วยสารประกอบชัลไฟฟ์ไม่มากเมื่อเทียบกับการตอกตะกอนด้วยสารประกอบไ乂ดรอกไฮด์ อย่างไรก็ตามสารคีเลตอย่างแรง เช่น อีดีทีเอ จะส่งผลต่อการตอกตะกอนในรูปชัลไฟฟ์

- ใน การตอกตะกอนโลหะหนักในน้ำเสียที่มีโคโรเมียม (VI) สารประกอบชัลไฟฟ์จะทำหน้าที่เป็นสารติดกรังโคโรเมียม (VI) เป็นโคโรเมียม (III) (Ku and Peters, 1986 quoting Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (4-2))

ข้อด้อยของการออกแบบด้วยสารประกอบชั้ลไฟฟ์

- ไอโอนโลหะหนักที่มีประจุเป็นเลขคี่ เช่น โครเมียม(III), เหล็ก (III) จะไม่ตกลงบนในรูปชั้ลไฟฟ์

- อาจเกิดไฮโดรเจนชัลไฟฟ์ซึ่งเป็นก๊าซพิษระหง่านดำเนินปฏิกิริยา โดยเฉพาะเมื่อของเสียที่ต้องการนำบัดมีค่าพีเอชต่ำ จึงควรปรับพีเอชของของเสียให้อยู่ในช่วง เป็นกลาง ก่อนดำเนินการตกลงบนด้วยสารประกอบชั้ลไฟฟ์ และต้องควบคุมพีเอชระหว่างดำเนินปฏิกิริยา ให้มีค่าสูงพอที่จะไม่ทำให้เกิดไฮโดรเจนชัลไฟฟ์ขึ้น (Manahan, 1990 : 291-292)

- สารประกอบชัลไฟฟ์เป็นสารพิษ เมื่อมีชัลไฟฟ์ส่วนเกินจากการตกลงบน จำเป็นต้องกำจัดชัลไฟฟ์ส่วนเกินก่อนระบายนอกสูสีงวดล้อม

- ระบบอาจมีปัญหาลิ้นระบกวน

- ค่าใช้จ่ายทั้งในส่วนการก่อสร้างระบบและการดำเนินงานสูงกว่าระบบ การตกลงบนที่ใช้สารประกอบไฮดรอกไซด์เป็นสารตกลงบน

- ระบบมีความซับซ้อนมากกว่าระบบการตกลงบนด้วยไฮดรอกไซด์

(Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (4-3))

- ขณะเกิดปฏิกิริยาการตกลงบนหากพีเอชในปฏิกิริยามีค่ามากกว่า 9 จะทำให้ความสามารถในการตกลงบนด้วยชัลไฟฟ์ลดลง (United States Environmental Protection Agency, 1997 : (2-1)) และหากพีเอชในปฏิกิริยามีค่ามากกว่า 10 ตะกอนโลหะหนักชัลไฟฟ์จะมีสภาพเป็นครอลลอยด์ตกลงได้ยาก (Ministry of Education, Science and Culture, 1992 : 67)

- กรณีการตกลงบนbrook โดยทั่วไปส่วนใหญ่ได้จะมีความเข้มข้นของ proxhydron 0.5-1.0 พีพีเอ็ม (Ministry of Education, Science and Culture, 1992 : 67) ซึ่ง สูงกว่าค่าตามกำหนดในมาตรฐานน้ำทิ้งจากโรงงานอุตสาหกรรม จำเป็นต้องนำบัดส่วนใส่ดังกล่าว ด้วยวิธีการอื่น เช่น การใช้คีเลตติงเรชันซึ่งมีความจำเพาะสำหรับดูดซึมproxhydron ก่อนระบายน้ำทิ้ง

- การกำจัดตะกอนเมอร์คิวเรียชัลไฟฟ์โดยการฝังกลบ อาจทำให้เกิดการ แพร่กระจายของ proxhydron ออกสูสีงวดล้อม เมื่อจากสภาพในหมู่ฝังกลบเชือกให้ตะกอนเมอร์คิวเรีย ชัลไฟฟ์ละลายได้ (United States Environmental Protection Agency, 1997 : (2-2))

- ในทางทฤษฎีแม้การละลายของสารประกอบโลหะหนักชัลไฟฟ์จะไม่เข้ากับ พีเอช แต่พบว่าสารประกอบโลหะหนักหลายชนิดไม่ตกลงบนในรูปสารประกอบชัลไฟฟ์ที่พีเอชต่ำ ขณะเดียวกันที่พีเอชสูงสารประกอบชัลไฟฟ์ของโลหะหนักบางชนิดจะก่อสารเรืองซึ่งอนที่ละลายน้ำได้ (ตาราง 3)

ตาราง 3 ผลกระทบของพิอิชในการตกลงตัวกอนในน้ำแข็งต่างๆ โดยใช้สารประกอบซัลไฟด์

precipitated at pH 7	not precipitated at low pH	soluble complex at high pH
Ag^+		
$\text{As}^{3+\alpha}$		X
$\text{Au}^{+ \alpha}$		X
Bi^{3+}		
Cd^{2+}		
Co^{2+}	X	
$\text{Cr}^{3+\alpha}$		
Cu^{2+}		
$\text{Fe}^{2+\alpha}$	X	
Ge^{2+}		X
Hg^{2+}		X
In^{3+}	X	
Ir^{4+}		X
$\text{Mn}^{2+\alpha}$	X	
Mo^{3+}		X
Ni^{2+}	X	
Os^{4+}		
Pb^{2+}		
$\text{Pd}^{2+\alpha}$		
$\text{Pt}^{2+\alpha}$		X
Re^{4+}		
$\text{Rh}^{2+\alpha}$		
Ru^{4+}		
$\text{Sb}^{3+\alpha}$		X
Se^{2+}		X
Sn^{2+}		X
Te^{4+}		X
Tl^+	X	
$\text{V}^{4+\alpha}$		
Zn^{2+}	X	

Note : Precipitation of ions listed without an X is usually not pH dependent

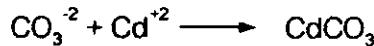
^a Higher oxidation states of this ion are reduced by sulfide ion and precipitated as this sulfide.

ที่มา : Swift and Schaefer, 1961, quoting Committee on Prudent Practices for Handling, Storage, and Disposal of chemical , in Laboratories, 1995 : 170

1.1.3 การตกลงตัวกอนด้วยสารประกอบคาร์บอนเนต

สารประกอบคาร์บอนเนตที่ใช้ตกลงตัวกอนในน้ำแข็ง ได้แก่ โซดาแอกซ (Na₂CO₃) โซเดียมไบคาร์บอนเนต (NaHCO₃) และแคลเซียมคาร์บอนเนต (CaCO₃)

การตกลงตัวกอนด้วยสารประกอบคาร์บอนเนตจัดเป็นทางเลือกที่ดีกว่าการตกลงตัวกอนด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์ โดยเฉพาะกรณีการตกลงตัวกอน แอดเมียร์ นิกิล และตะกั่ว (Manahan, 1990 : 291; Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-3)) เนื่องจากสารประกอบคาร์บอนเนตของโลหะหนักข้างต้นมีความสามารถในการละลายตัวอย่างปฏิกริยาที่เกิดขึ้นคือ



ข้อดีของการตอกตะกอนด้วยสารประกอบคาร์บอเนต

- การตอกตะกอนด้วยโซเดียมคาร์บอเนตจะสามารถรักษาระดับพิเศษห่วงการตอกตะกอนไว้ได้ค่อนข้างคงที่ เมื่อจากโซเดียมคาร์บอเนตมีสมบัติเป็นบัฟเฟอร์ นอกจานนี้ยังมีปริมาณตะกอนที่เกิดขึ้นน้อยกว่าการตอกตะกอนด้วยปูนขาว
- สามารถดำเนินการตอกตะกอนได้ที่พิเศษ 7-9 ชั่งน้ำหน้าเป็นระดับพิเศษที่ต่ำกว่าการตอกตะกอนด้วยสารประกอบไฮดรอกไซด์
- สามารถกำจัดน้ำออกจากการตอกตะกอนที่เกิดขึ้นได้ง่ายกว่าตะกอนโลหะหนักที่เกิดจากการใช้สารประกอบไฮดรอกไซด์เป็นสารตอกตะกอน (นราพร หาญวานวงศ์, มมป. : 36-37; Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (5-1)-(5-3))
- การใช้แคลเซียมคาร์บอเนตเป็นสารตอกตะกอนจะเกิดตะกอนน้อยกว่าการใช้ปูนขาว อย่างไรก็ตามพบว่าแคลเซียมคาร์บอเนตใช้เวลาในการทำปฏิกิริยานานกว่าปูนขาว (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 624)

ข้อด้อยของการตอกตะกอนด้วยสารประกอบคาร์บอเนต

- ปฏิกิริยาตอกตะกอนเกิดได้ช้า
- ต้องเม้มอาหารเพื่อให้คาร์บอนไดออกไซด์ เนื่องจากคาร์บอนไดออกไซด์จะทำให้ปฏิกิริยาเกิดได้ช้า
- การตอกตะกอนด้วยแคลเซียมคาร์บอเนตดำเนินการได้เฉพาะช่วงพิเศษ 5-7

1.2 ปัจจัยที่มีผลต่อการตอกตะกอนเคมีของโลหะหนัก

1.2.1 โลหะหนักที่ต้องการตอกตะกอน

เฉพาะโลหะหนักประจุบวกอาจแบ่งเป็น 2 กลุ่ม ตามระดับความเป็นพิษ สารตอกตะกอนที่ใช้ดังแสดงในตาราง 4

ตาราง 4 สารตอกตะกอนโลหะประจุบวก

High Toxic Hazard		Low Toxic Hazard	
Cation	Precipitant ^a	Cation	Precipitant ^a
Antimony	OH ⁻ , S ²⁻	Aluminum	OH ⁻
Arsenic	S ²⁻	Bismuth	OH ⁻ , S ²⁻
Barium	SO ₄ ²⁻ , CO ₃ ²⁻	Calcium	SO ₄ ²⁻ , CO ₃ ²⁻
Beryllium	OH ⁻	Cerium	OH ⁻
Cadmium	OH ⁻ , S ²⁻	Cesium	
Chromium (III) ^b	OH ⁻	Copper ^c	OH ⁻ , S ²⁻
Cobalt (II) ^b	OH ⁻ , S ²⁻	Gold	OH ⁻ , S ²⁻

ตาราง 4 (ต่อ) สารตกตะกอนในระบบประจุบวก

High Toxic Hazard		Low Toxic Hazard	
Cation	Precipitant*	Cation	Precipitant*
Gallium	OH ⁻	Iron	OH ⁻
Germanium	OH ⁻ , S ²⁻	Lanthanides	
Hafnium	OH ⁻	Lithium	
Indium	OH ⁻ , S ²⁻	Magnesium	OH ⁻
Iridium ^d	OH ⁻ , S ²⁻	Molybdenum (VI) ^{b,c}	
Lead	OH ⁻ , S ²⁻	Niobium	OH ⁻
Manganese (II) ^b	OH ⁻ , S ²⁻	Palladium	OH ⁻ , S ²⁻
Mercury	OH ⁻ , S ²⁻	Potassium	
Nikel	OH ⁻ , S ²⁻	Rubidium	
Osmium (IV) ^{b,f}	OH ⁻ , S ²⁻	Scandium	OH ⁻
Platinum (II) ^b	OH ⁻ , S ²⁻	Sodium	
Rhenium (VII) ^b	S ²⁻	Strontium	SO ₄ ²⁻ , CO ₃ ²⁻
Rhodium (III) ^b	OH ⁻ , S ²⁻	Tantalum	OH ⁻
Ruthenium (III) ^b	OH ⁻ , S ²⁻	Tin	OH ⁻ , S ²⁻
Selenium	S ²⁻	Titanium	OH ⁻
Silver ^d	Cl ⁻ , OH ⁻ , S ²⁻	Yttrium	OH ⁻
Tellurium	S ²⁻	Zinc ^e	OH ⁻ , S ²⁻
Thallium	OH ⁻ , S ²⁻	Zirconium	OH ⁻
Tungsten (VI) ^{b,g}			
Vanadium	OH ⁻ , S ²⁻		

Note : * Precipitant are listed in order of preference : OH⁻, CO₃²⁻ = base (sodium hydroxide or sodium carbonate), S²⁻ = sulfide, SO₄²⁻ = sulfate, and Cl⁻ = chloride.

^b The precipitants is for the indicated valence state.

^c Very low maximum tolerance levels have been set for these low toxicity ions in some countries, and large amounts should not be put into public sewer system. The small amounts typically used in laboratories will not normally affect water supplies, although they may be prohibited by the local publicly owned treatment works (POTW)

^e Recovery of these rare and expensive metals may be economically favorable.

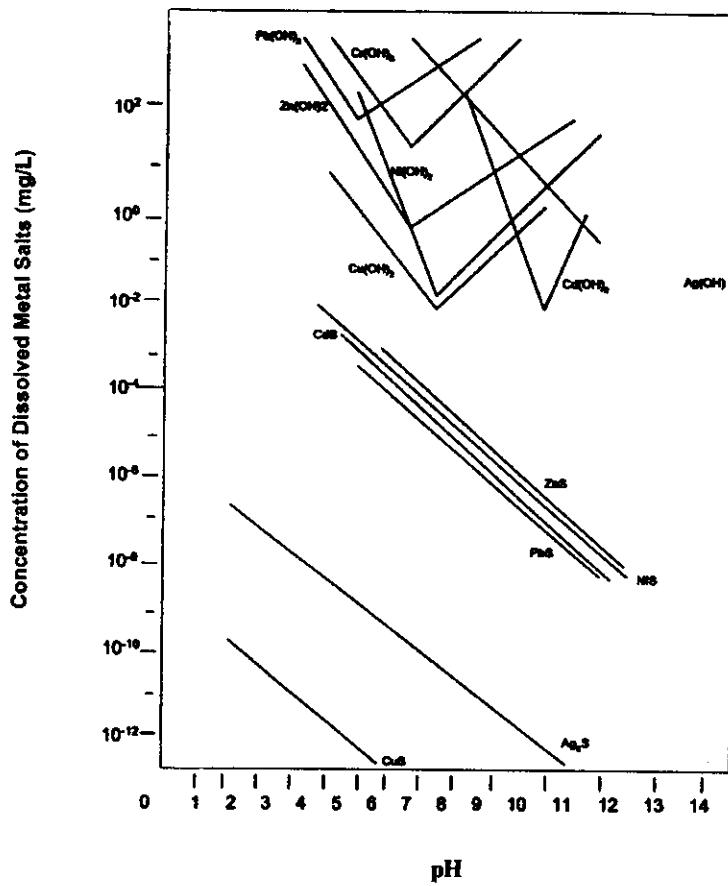
^d These ions are best precipitated as calcium molybdate (VI) or calcium tungstate.

^f CAUTION : Osmium tetroxide, OsO₄, a volatile, extremely poisonous substance, is formed from almost any osmium compound under acid conditions in the present of air. Reaction with corn oil or powdered milk will destroy it.

ที่มา : Committee on Prudent Practices for Handling, Storage, and Disposal of chemical in Laboratories, 1995 : 167

1.2.2 ความสามารถในการละลายน้ำของโลหะ

กรณีการใช้สารประจุบวกไดรอกาไชด์เป็นสารตกตะกอน ตะกอนโลหะหนักไชด์รวมกับไชด์แต่ละชนิดจะมีความสามารถในการละลายน้ำที่พิเศษต่าง ๆ ไม่เท่ากัน เนื่องจากโลหะมีสมบัติแย่มไปเทอเรวิก สารประจุบวกไดรอกาไชด์ของโลหะหนักจะละลายได้ดีทั้งในกรดแก่และเยสแก่ อาทิ ไชด์ของสังกะสีเมื่อละลายในกรดจะเกิดแคทไอโอน คือ Zn²⁺ และ Zn(OH)⁺ แต่หากละลายในเบสจะเกิดเป็นสารเชิงร้อนซึ่งเป็นแอนไฮเดรต คือ Zn(OH)₃⁻ และ Zn(OH)₄²⁻ หรืออาจกล่าวได้ว่าโลหะหนักจะละลายน้ำได้น้อยลงเมื่อพิเศษเพิ่มขึ้น จนถึงพิเศษค่าหนึ่งที่ทำให้ความสามารถในการละลายต่ำสุด และเมื่อเลยพิเศษนี้แล้วโลหะแย่มไฟเทอเรวิกจะกลับละลายน้ำได้มากขึ้น โดยที่โลหะแต่ละชนิดจะมีค่าพิเศษที่ทำให้ความสามารถในการละลายต่ำสุดไม่เท่ากัน (ภาพประจุบอน 1)



ภาพประกอบ 1 ความสามารถในการละลายของสารประกอบโลหะหนักไออกไซด์ และโลหะหนักชัลไฟด์ที่ระดับพีเอชต่าง ๆ

ที่มา : United States Environmental Protection Agency, 1980, quoting Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-2)

1.2.3 พีเอชและปริมาณสารเคมี

เนื่องจากสารเคมีที่เติมเพื่อให้เกิดตะกอนจะทำหน้าที่ป้องพีเอชของน้ำด้วย ดังนั้นต้องควบคุมพีเอชและปริมาณด่างที่ใช้ โดยคำนึงถึงพีเอชที่ให้ค่าความสามารถในการละลายน้ำด่างสุดของโลหะหนักที่ต้องการตัดตะกอน ในกรณีต้องการกำจัดโลหะหนักชนิดพร้อมกันจำเป็นต้องทดลองหาค่าพีเอชที่เหมาะสม ซึ่งสามารถตัดตะกอนโลหะหนักส่วนใหญ่ในน้ำได้ หรือใช้การตัดตะกอนหลายขั้นที่ระดับพีเอชต่างๆ (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 624)

1.2.4 อุณหภูมิ

ผลกระทบของอุณหภูมิขึ้นกับปฏิกิริยาการตัดตะกอนเคมีกล่าวคือ ถ้าเป็นปฏิกิริยาดูดความร้อนจะตัดตะกอนได้ดีที่อุณหภูมิสูง แต่ถ้าเป็นปฏิกิริยา cavity ความร้อนจะตัดตะกอนได้ดีที่อุณหภูมิต่ำ

1.2.5 เวลาที่ใช้ในการทำปฏิกิริยา

การตอกดกอนทางเคมีต้องการเวลาในการกวนผสมเพื่อให้สารเคมีที่เป็นสารตอกดกอนกระจายทั่วถึง และมีโอกาสสัมผัสกับไออกอนของโลหะหนักมากขึ้น สารเคมีบางชนิด เช่น ปูนขาวซึ่งละลายน้ำได้น้อยย่อมต้องการเวลาในการกวนผสมนานกว่าโซดาไฟซึ่งละลายน้ำได้ดี

1.2.6 ของแข็งละลาย (Total Dissolved Solids, TDS)

น้ำเสียที่มีของแข็งละลายได้ในปริมาณมาก จะรบกวนปฏิกิริยาตอกดกอนโลหะ และทำให้แยกน้ำออกจากสัลต์ได้ยาก นอกจากน้ำเสียที่มีของแข็งละลายได้สูงจะใช้สารตอกดกอนมากกว่าน้ำเสียที่มีของแข็งละลายได้ต่ำ

1.2.7 น้ำมันและไขมัน

น้ำมันและไขมันจะขัดขวางการตอกดกอนของตะกอน ทำให้ต้องใช้เวลาในการตอกดกอนมากขึ้น แม้จะใช้สารช่วยตอกดกอน (coagulant) แล้วก็ตาม จึงจำเป็นต้องกำจัดน้ำมันและไขมันออกก่อนดำเนินการตอกดกอน (นราพร หาญจนวงศ์, มมป. : 29)

1.3 ปัจจัยที่มีผลต่อการละลายของตะกอนโลหะหนัก

1.3.1 การเกิดสารเชิงข้อน

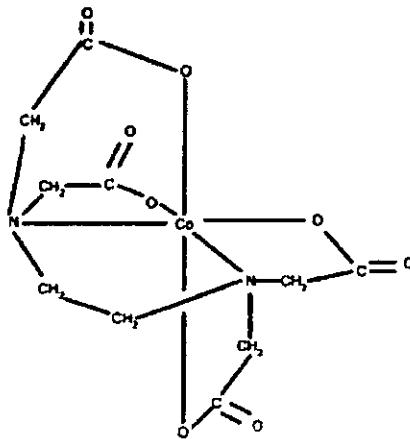
ลิแกน (ligand) เป็นโมเลกุลหรือไอออนที่สามารถก่อสารเชิงข้อนกับตะกอนโลหะหนัก และสารเชิงข้อนบางชนิดสามารถละลายน้ำได้ ลิแกนที่พบได้มาก คือ OH^- , CO_3^{2-} , NH_3 , F^- , CN^- และ $\text{S}_2\text{O}_3^{2-}$ นอกจากนี้ยังมีสารอินทรีย์ และสารอนินทรีย์อีกเป็นจำนวนมากที่มีสมบัติเป็นลิแกน

1.3.2 สารคีเลต (chelating agents)

กรณีที่สารละลายมีสารคีเลตจะทำให้ความสามารถในการละลายของไออกอนโลหะเพิ่มขึ้น เนื่องจากสารคีเลตจะสร้างพันธะกับไออกอนโลหะและทำให้สารประกอบคีเลต-โลหะแปลงสภาพโครงสร้างโมเลกุลเป็นวงแหวน (ภาพประกอบ 2) สงผลให้ไออกอนโลหะไม่สามารถเกิดปฏิกิริยากับสารตอกดกอน สารคีเลตที่พบได้มาก ได้แก่ อีดีทีเอ, ชีเทรา และหาร์เตรา

1.3.3 ภูมิภาค

ค่าคงที่การละลายของตะกอนโลหะหนักจะเปลี่ยนตามภูมิภาค ซึ่งโดยทั่วไปค่าคงที่การละลายจะเพิ่มขึ้นเมื่อภูมิภาคเพิ่มขึ้น (Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-6)) ยกเว้นการตอกดกอนเคมีบางชนิด เช่น แคลเซียมชัลฟีต, แคลเซียมคาร์บอเนต, แคลเซียมฟอสฟีต และ เฟอริริกฟอสฟีต จะละลายน้ำได้มากขึ้นเมื่อภูมิภาคลดลง (นราพร หาญจนวงศ์, มมป. : 29)



ภาพประกอบ 2 สารคีเลต-โลหะ ของอีดีทีเอ

ที่มา : Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-6)

1.3.4 สารช่วยตักตะกอน

ความสามารถในการละลายของตะกอนโลหะจะลดลงเมื่อมีสารช่วยตักตะกอนเนื่องจากโลหะที่ต้องการตักตะกอนจะถูกดูดซับให้พิวน้ำแข็งสารช่วยตักตะกอน อาทิ เมือเดินแคลสเซียมคาร์บอเนตเป็นสารช่วยตักตะกอนจะทำให้ประสิทธิภาพการตักตะกอนแคลเมียมเพิ่มขึ้น เนื่องจาก แคลเมียมถูกดูดซับให้พิวน้ำแข็งแคลเซียมคาร์บอเนต (Anderson, 1994 quoting Department of The Army, U.S. Army Corps of Engineers, 2001 : (2-6))

1.3.5 ปฏิกิริยาออกซิเดชัน / ริดักชัน

การตักตะกอนโลหะบางชนิดจะต้องทำให้ไอออนโลหะนั้น ๆ อยู่ในรูปที่ตักตะกอนได้ หรืออยู่ในรูปซึ่งให้ตักตะกอนที่เสถียร เช่น ในการตักตะกอนโครมเมียมจะต้องริดิกาโครเมียม (IV) ให้เป็นโครเมียม (III) ซึ่งตักตะกอนในรูปไฮดรอกไซด์ หรือ จะต้องออกซิไดซ์เหล็ก (II) เป็นเหล็ก (III) ซึ่งให้ตักตะกอนในรูปไฮดรอกไซด์ที่มีความเสถียร

2. การตักตะกอนโลหะหนักในของเสียจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดี

พงษ์ศิริ เจรดุหมัน และ สมบูรณ์ สุรัตจินดา (2542 : 41-42) ทดลองใช้สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้นร้อยละ 50 และใช้ปูนขาว ตักตะกอนโลหะหนักในของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดีซึ่งมีความเข้มข้นของปูอหและโครเมียม 640 มิลลิกรัม/ลิตร และ 382 มิลลิกรัม/ลิตร ตามลำดับ โดยใช้ของเสีย 500 มิลลิลิตร ปรากฏผลดังแสดงในตาราง 5

ตาราง 5 ผลการทดลองโลหะหนักในของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดี โดยใช้สารละลายไฮเดอเรียมไออกไซด์ความเข้มข้นร้อยละ 50 และปูนขาว

ตัวอย่าง	สารทดลอง	ความเข้มข้น (mg/l)		น้ำหนักตะกอน (g/l COD waste)
		ปerox	ไฮเมี่ยม	
1	120 ml 30%Na ₂ S ₂ O ₃ + 235 ml 50%NaOH	0.8	1.6	619
2	120 ml 40%Na ₂ S ₂ O ₃ + 234.5 ml 50%NaOH	1.0	1.6	636
3	4.8 g Na ₂ S ₂ O ₃ + CaO(10 times COD waste)	0.8	1.6	1,254
4	3.0 g Na ₂ S ₂ O ₃ + CaO(15 times COD waste)	1.0	1.6	1,360
5	2.4 g Na ₂ S ₂ O ₃ + CaO(20 times COD waste)	1.0	2.1	1,764
6	1.8 g Na ₂ S ₂ O ₃ + CaO(25 times COD waste)	0.5	1.5	2,704

ที่มา : พงษ์ศรี เจตดุนมัน และ สมบูรณ์ สุรัตติจินดา (2542 : 42)

วิภาสินี ปริyanุพันธ์ (2542 : 37, 45-46) ทดลองใช้ปูนขาวทดลองโลหะหนักในของเสียจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดีที่ระดับพีเอชต่างๆ ในอุปกรณ์jar-tester พบร่วมไม่สามารถควบคุมให้พีเอชมีค่าตามต้องการได้ แต่เมื่อใช้สารละลายไฮเดอเรียมไออกไซด์ความเข้มข้นร้อยละ 50 เพื่อทำการทดลองในลักษณะเดียวกัน สามารถควบคุมให้พีเอชนมีค่าตามต้องการได้ ปรากฏผลการทดลองดังแสดงในตาราง 6

ตาราง 6 ผลการทดลองโลหะหนักในของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดีโดยใช้สารละลายไฮเดอเรียมไออกไซด์ความเข้มข้นร้อยละ 50 ในการทดลองที่พีเอชต่าง ๆ

ค่าพีเอช	50%NaOH (ml/500 ml COD waste)	ความเข้มข้น (mg/l)		
		ปerox	ไฮเมี่ยม	เนสก
-0.32*		1,420*	245*	780*
8.5	203.3	8.5	1.36	0.54
9.0	205.3	6.0	0.62	0.60
9.5	205.5	3.7	0.89	0.54
10.0	212.0	1.2	1.10	0.79
10.5	212.2	0.73	13.50	0.45
11.0	213.5	1.4	35.10	0.37

หมายเหตุ * ของเสียเริ่มต้น

ที่มา : วิภาสินี ปริyanุพันธ์ (2542 : 46)

นัตรไชย รัตนไชย และคณะ (2542 : (3-6)-(3-9)) ทำการทดลองในระดับห้องปฏิบัติการ เพื่อบำบัดของเสียที่เกิดจากกากวิเคราะห์ค่าซีไอดีโดยใช้วิธีตกตะกอนชัลไฟฟ์และวิธีตกตะกอนร่วมด้วยเฟอร์ไรท์ (ferrite co-precipitation) ผลตั้งแสดงในตาราง 7

ตาราง 7 ผลการบำบัดของเสียที่เกิดจากกากวิเคราะห์ค่าซีไอดีโดยใช้วิธีตกตะกอนร่วมด้วยโซเดียมชัลไฟฟ์ และวิธีตกตะกอนร่วมด้วยเฟอร์ไรท์

วิธีการบำบัด	ของเสีย	พีเอช	ความเข้มข้น (mg/l)			
			ปฐoth	โครเมียม	เงิน	เหล็ก
ตกตะกอนชัลไฟฟ์	ก่อนบำบัด	<1	1,536	269	519	839
	หลังบำบัด	>14	390.5	0.31	4.62	0.54
ตกตะกอนร่วมด้วยเฟอร์ไรท์	ก่อนบำบัด	<1	1,151	271	604	795
	หลังบำบัด	11.8	0.18	0.23	3.64	0.61

ที่มา : นัตรไชย รัตนไชย และคณะ (2542 : (3-9))

นัตรไชย รัตนไชย และคณะ (2544 : (9-6)-(9-8)) ทำการทดลองแบบทีละเทาในระดับ นำร่อง เพื่อบำบัดของเสียที่เกิดจากกากวิเคราะห์ค่าซีไอดีโดยใช้วิธีตกตะกอนร่วมด้วยเฟอร์ไรท์ ทั้งนี้ ของเสียที่ใช้ในการทดลองมีความเข้มข้นของปฐoth เงิน และโครเมียม 1,312 มิลลิกรัม/ลิตร 527 มิลลิกรัม/ลิตร และ 218 มิลลิกรัม/ลิตร ตามลำดับ พนงว่าส่วนใหญ่ที่ได้มีความเข้มข้นของปฐoth เงิน และโครเมียม 0.15 มิลลิกรัม/ลิตร 0.03 มิลลิกรัม/ลิตร และ 0.07 มิลลิกรัม/ลิตร ตามลำดับ เมื่อ ประเมินค่าใช้จ่ายเฉพาะส่วนสารเคมีในการบำบัดพบว่าต้องเสียค่าใช้จ่าย 7.77 บาทต่อการบำบัด ของเสียจากกากวิเคราะห์ค่าซีไอดี 1 ลิตร

3. การใช้สารประกอบเฟอร์ไรท์ของเหล็กเป็นสารช่วยตกตะกอน ในกระบวนการบำบัดน้ำที่มีการปนเปื้อน ของโลหะหนัก

เหล็กเฟอร์ไรท์ (iron ferrite) หรือแมgnีไทท์ (magnetite) ศูตรโมเลกุล $\text{FeO} \cdot \text{Fe}_2\text{O}_3$ เป็น สารประกอบในกลุ่มเฟอร์ไรท์ที่นิ梧จากจะพบได้ทั่วไปในธรรมชาติแล้วยังเป็นสารที่สามารถเตรียม ขึ้นได้

เนื่องจากเหล็กเฟอร์ไรท์มีสมบัติเป็นสารแม่เหล็ก จึงมีการพัฒนาเพื่อนำเหล็กเฟอร์ไรท์มาใช้ ในกระบวนการแยกน้ำดั้งแต่ช่วงศตวรรษที่ 19 เป็นต้นมา กระทั้งปัจจุบันในกระบวนการบำบัด

และปรับปรุงคุณภาพน้ำมีการใช้เหล็กเฟอร์ไรท์แยกสารปนเปื้อนหล่ายประเทา เช่น อนุภาคของสารให้สี, สารมลพิษจากอุตสาหกรรมปิโตรเคมี, สารกัมมันตรังสี รวมถึงไอโอดินของโลหะหนักขอกจากสารคล้าย (<http://jpec.utulsa.edu/lpec/10.d/FinalReport.html>)

เหล็กเฟอร์ไรท์ที่ใช้ในกระบวนการแยกเมล็ดเหล็กเฟอร์ไรท์ที่ได้จากการรั่วธรรมชาติ และเหล็กเฟอร์ไรท์ที่เตรียมขึ้น แต่เหล็กเฟอร์ไรท์ที่เป็นรั่วธรรมชาตินั้นจะต้องผ่านการกรองด้วยกระดาษที่มีความละเอียด 100 ไมครอน จึงสามารถนำมารีไซเคิลได้ (http://www.epa.gov/ttbnrnr/AsenicPres/485.pdf)

เหล็กเฟอร์ไรท์เป็นสารช่วยตัดตะกอนที่มีประสิทธิภาพสูง เนื่องจากมีสมบัติเป็นสารแม่เหล็กสามารถดูดติดกับอนุภาคที่ต้องการแยกออกจากสารคล้ายได้ แรงดึงดูดที่เหล็กเฟอร์ไรท์กระทำต่อน้ำมีความต้านทานอย่างมากกว่าแรงดึงดูดเนื่องจากแรงโน้มถ่วงประมาณ 1,000 เท่า (de Reuver, 1994 : 605, 607; <http://www.epa.gov/ttbnrnr/AsenicPres/485.pdf>) และการเติมเหล็กเฟอร์ไรท์ร้อยละ 0.01-0.1 ให้ยาน้ำหนัก/ปริมาตร ถือว่าเพียงพอที่เหล็กเฟอร์ไรท์จะสามารถดูดจับอนุภาคสารปนเปื้อนได้ (Parsonage, 1984 quoting Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 630))

ในการบำบัดน้ำที่ปนเปื้อนโลหะหนักโดยกระบวนการตัดตะกอน นิยมใช้สารประกอบที่แยกตัวให้เหล็ก (III) เป็นสารช่วยตัดตะกอน (Dzombak and Morel, 1990 quoting <http://www.epa.gov/ttbnrnr/AsenicPres/485.pdf>) อาทิ การตัดตะกอนปูอหงกโดยใช้สารประกอบบัลไฟฟ์จากเดิมเฟอร์ไรท์เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพการตัดตะกอน (Ministry of Education, Science and Culture, 1992 : 67) อย่างไรก็ตามโลหะหนักไอกวย์เป็นตะกอนแบบ แคลมีความหนาแน่นต่ำจึงติดยากและแยกขึ้นจากส่วนใสได้ช้า การเพิ่มความหนาแน่นของตะกอนอาจทำได้โดยใช้เครื่องทำขี้น (thickener) นอกจานี้การแยกตะกอนจากส่วนใสอาจกรองด้วยเครื่องกรอง แต่การเพิ่มอุปกรณ์ขี้นตันย่อมทำให้ค่าใช้จ่ายในการบำบัดเพิ่มขึ้น ต้องใช้พื้นที่เพิ่มขึ้นสำหรับจัดวางอุปกรณ์ ความถึงต้องใช้เวลาในการบำบัดนานขึ้น (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 624) ขณะที่ตะกอนซึ่งถูกดูดติดกับเหล็กเฟอร์ไรท์จะมีน้ำหนักมากจึงตกลงได้เร็ว และมีปริมาตรตะกอนน้อย นอกจานี้ยังสามารถแยกตะกอนออกจากส่วนใสได้ง่าย การใช้เหล็กเฟอร์ไรท์เป็นสารช่วยตัดตะกอนจึงใช้พื้นที่ติดตั้งอุปกรณ์ไม่มาก (de Reuver, 1994 : 607) อีกทั้งสมบัติเหล็กเฟอร์ไรท์แมกนีติกของเหล็กเฟอร์ไรท์ทำให้สามารถแยกอนุภาคเหล็กเฟอร์ไรท์ได้ด้วยแม่เหล็กถาวร (Tamaura, et al., 1991 : 1894 b)

แม้กรรมวิธีการตัดตะกอนโลหะจะทำให้ความเข้มข้นของเกลือในสารคล้ายเพิ่มขึ้น (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 624) แต่เกลือความเข้มข้นสูงจะไม่ส่งผลกระทบต่อการทำงานของเหล็กเฟอร์ไรท์มากนัก (<http://www.epa.gov/ttbnrnr/AsenicPres/485.pdf>)

ไซดรอกรีไอօอนสามารถดูดติดกับผิวน้ำของอนุภาคสารประกอบเพอร์ไบร์ได้มาก ดังนั้นในการตกรตะกอนโลหะด้วยสารประกอบไซดรอกรีไอเดร์เมื่อไซดรอกรีไอօอนดูดติดกับผิวน้ำของอนุภาคสารประกอบเพอร์ไบร์ ไอօอนของโลหะหนักจะสร้างพันธะไอօอนนิกกับไซดรอกรีไอօอนดังกล่าวเกิดตะกอนโลหะหนักไซดรอกรีไอเดร์ซึ่งถูกดูดติดอยู่กับผิวน้ำสารประกอบเพอร์ไบร์ อย่างไรก็ตามโลหะที่ไม่ตกรตะกอนในรูปไซดรอกรีไอเดร์ เช่น อัลคาลิ และอัลคาไลน์ รวมถึงสารเชิงชั้นของโลหะไซดรอกรีไอเดร์ซึ่งกิดขึ้นที่พิเศษสูง จะไม่ดูดติดผิวน้ำสารประกอบเพอร์ไบร์

(<http://www.epa.gov/ttnrmr/AsenicPres/485.pdf>)

ขณะที่การตกรตะกอนโลหะหนักโดยใช้สารประกอบชั้ลไฟด์นั้น สารประกอบเพอร์ไบร์เพียงอนุภาคเดียวสามารถดูดติดกับอนุภาคสารประกอบโลหะหนักชั้ลไฟด์ได้หลายอนุภาค (McKinnon, et al., 2000)

ในการใช้เหล็กเฟอร์ไรท์เป็นสารช่วยตกรตะกอนอาจมีอนุภาคเหล็กเฟอร์ไรท์ซึ่งตกลงมากขนาดคลอยอยู่ในส่วนใส ซึ่งจะสามารถแยกอนุภาคดังกล่าวออกได้โดยใช้คุปกรณ์แยกที่มีการติดตั้งแม่เหล็ก (magnetic separator) (Feng, Aldrich and Tan, 2000 : 630)

วัตถุประสงค์

- ศึกษาแนวทางที่เหมาะสมสำหรับการตกรตะกอนโลหะหนักในของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดี
- ออกแบบระบบบำบัดแบบต่อเนื่อง เพื่อบำบัดของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดี

ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

- สามารถหาแนวทางที่เหมาะสมในการตกรตะกอนโลหะหนักในของเสียที่เกิดจากการวิเคราะห์ค่าซีโอดีได้
- สามารถออกแบบระบบตกรตะกอนโลหะหนักแบบต่อเนื่อง เพื่อบำบัดของเสียที่เกิดจากการตรวจวิเคราะห์ค่าซีโอดีให้มีค่าต่ำกว่าหรือใกล้เคียงกับค่าที่กำหนดในมาตรฐานน้ำทิ้งอุตสาหกรรมมากที่สุด