

เพิ่ว พาได้ : การกำจัดแมงมานีส เหล็ก และแคนเมียม ในน้ำาดาลสังเคราะห์ ด้วยโซเดียม เปอร์แมงกานेट และการแยกตะกอนที่เกิดขึ้นด้วยไนโตรฟิลเทอร์ชัน (REMOVAL OF MANGANESE, IRON AND CADMIUM IN SYNTHETIC GROUNDWATER USING POTASSIUM PERMANGANATE AND SEPARATION OF RESULTING PRECIPITATES BY MICROFILTRATION) อาจารย์ที่ปรึกษา : รองศาสตราจารย์ ดร.ชตุพร วิทยาคุณ, 143 หน้า.

วิทยานิพนธ์นี้มุ่งเน้นการกำจัดโซเดียมแมงมานีส เหล็ก และแคนเมียมในน้ำาดาลสังเคราะห์โดยปฏิกิริยาออกซิเดชันด้วยอากาศและโซเดียมเปอร์แมงกานेट เพื่อทำให้ความเข้มข้นของโซเดียมต่ำกว่าระดับการปนเปื้อนสูงสุดที่อนุญาต (MCL) กระบวนการประกอบด้วยการเติมอากาศระดับต่ำและเติมโซเดียมเปอร์แมงกานेटในระบบ Jar test ความเข้มข้นของแมงมานีส เหล็ก และแคนเมียม คือ 0.50 0.50 และ 0.01 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งเหมือนกับความเข้มข้นในน้ำาดาลธรรมชาติ การกำจัดโซเดียมแมงมานีสและเหล็กเชิงเดี่ยว แมงมานีสและเหล็กเชิงคู่ และแมงมานีส เหล็ก และแคนเมียม

ในระบบการกำจัดโซเดียมแมงมานีสเชิงเดี่ยว พารามิเตอร์ที่ศึกษาได้แก่ การเติมอากาศ พีเอช ปริมาณตัวออกซิไดส์ และความเร็วการคงพนิชว่าการเติมอากาศอย่างเดียวไม่เพียงพอสำหรับการกำจัดโซเดียมแมงมานีสซึ่งแม้มีเพิ่มพีเอชของสารละลาย เมื่อใช้โซเดียมเปอร์แมงกานेटด้วยปริมาณสัมพันธ์ (0.96 มิลลิกรัมต่อลิตร) โซเดียมแมงมานีสถูกกำจัดอย่างสมบูรณ์ในเวลา 15 นาที พีเอชที่ 8.0 เมื่อเพิ่มปริมาณโซเดียมเปอร์แมงกานेटเป็นสองเท่า ประสิทธิภาพการกำจัดลดลง นอกเหนือจากการกำจัดโซเดียมแมงมานีสเกิดขึ้นอย่างสมบูรณ์ที่พีเอช 9.0 โดยใช้ปริมาณโซเดียมเปอร์แมงกานेट 0.48 มิลลิกรัมต่อลิตร การวิเคราะห์ลักษณะอนุภาคแมงมานีสได้ออกไชด์ที่เกิดขึ้นใช้กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่อง粒-การกระจายพลังงานของรังสีเอ็กซ์ (SEM-EDX)

ในระบบการกำจัดโซเดียมแมงมานีสและเหล็กเชิงคู่ พารามิเตอร์ที่ศึกษาได้แก่ ปริมาณตัวออกซิไดส์ การมีโซเดียมแคลเซียมและแมกนีเซียมร่วมอยู่ และการเติมสารสัมหลังจากการออกซิเดชัน การศึกษาพนิชว่าโซเดียมแมงมานีสถูกกำจัดบางส่วนโดยการเติมอากาศทั้งระบบการออกซิเดชันเชิงเดี่ยวและเชิงคู่ ด้วยการกำจัดสูงสุดร้อยละ 30.6 และ 37.2 ตามลำดับ โซเดียมเหล็กซึ่งเพิ่มการกำจัดโซเดียมแมงมานีสด้วยการก่อตัวเป็นแมงมานีส-เหล็กออกไชด์ซึ่งยังคงอยู่ ปริมาณตัวออกซิไดส์ 0.603 มิลลิกรัมต่อลิตร เป็นปริมาณต่ำที่สุดที่ลดความเข้มข้นของโซเดียมแมงมานีสสูงระดับที่ต่ำกว่า MCL การมีโซเดียมแคลเซียมและแมกนีเซียมจะรบกวนการกำจัดโซเดียมแมงมานีสเล็กน้อยและความเข้มข้นสูงท้ายยังคงต่ำกว่าระดับที่ยอมรับได้ การเติมสารสัมหลังปฏิกิริยาออกซิเดชันส่งผลทางลบต่อการกำจัดโซเดียมแมงมานีส กลไกการกำจัดโซเดียมแมงมานีสและเหล็ก ที่เป็นไปได้ทั้งในสภาพที่มีและไม่มีโซเดียมปรากฏ ซึ่งศึกษาโดยการวัดการเปลี่ยนแปลงพีเอช ประกอบด้วยการคุณภาพโซเดียมแมงมานีสและเหล็ก ที่ลดลงบนออกไชด์

ในการกำจัดไฮอนแมงกานีส เหล็กและแคนเดเมียม พารามิเตอร์ที่ศึกษาได้แก่ พีเอช 8.0 ปริมาณตัวออกไซಡส์ ความเข้มข้นเริ่มต้นของแคนเดเมียม และการมีไฮอนแคลเซียมและแมgnีเซียมร่วมอยู่ การศึกษาพบว่าการเติมอาการสามารถกำจัดไฮอนแมงกานีส เหล็กและแคนเดเมียมได้ร้อยละ 14.2 88.4 และ 10.0 ตามลำดับ โปแทสเซียมเปอร์แมงกานต 0.824 มิลลิกรัมต่อลิตร เป็นปริมาณที่ดีที่สุดสำหรับการกำจัดไฮอนสูงระดับที่ต่ำกว่าระดับ MCL การมีไฮอนแคลเซียมและแมgnีเซียมร่วมอยู่ จะไม่รบกวนการกำจัดไฮอนแมงกานีสและแคนเดเมียม มากกว่านั้นกลไกการกำจัดแคนเดเมียมที่เสนอประกอบด้วยการดูดซับบนแมงกานีส-เหล็กออกไซด์ที่มีน้ำเป็นองค์ประกอบ ความเข้มข้นเริ่มต้นของแคนเดเมียม 0.025 มิลลิกรัมต่อลิตร เป็นความจุสูงสุดของการดูดซับบนออกไซด์

ตอกยันที่เกิดขึ้นของแมงกานีส-เหล็กจากการกำจัดไฮอนแมงกานีส เหล็กและแคนเดเมียมถูกแยกโดยใช้ในโครฟิลเทอร์ชนิดเยื่อ พอลิไวนิลคลีน พลูออริน (PVDF) ที่มีขนาดรูปrun 0.30 ไมครอน การศึกษาพบว่าชนิดของการอุดตันเยื่อคือ การอุดตันรวมโดยมีกลไกหลักคือ การอุดตันแบบเก็ก เมื่อถังอนุภาคแมงกานีส-เหล็กออกไซด์ที่สะสมตัวอยู่บนเยื่อถังวิธีต่างๆ ได้แก่ การถังแบบขอนกลันบ การถังถักลิ้นหนีอเลียง และการถังถักลิ้นของห้องทั้งสองวิธี การศึกษาพบว่า การถังถักลิ้นหนีอเลียง 1 นาที ให้ประสิทธิภาพดีที่สุด โดยใช้ค่าการขอนกลันของฟลักซ์สูงสุดประมาณร้อยละ 92 แต่ประสิทธิภาพการถังลดลงตามจำนวนรอบการถังถักลิ้นหนีอเลียง การถังถักลิ้นของห้องทั้งสองวิธีไม่ช่วยเพิ่มการขอนกลันของ ฟลักซ์

PIAW PHATAI : REMOVAL OF MANGANESE, IRON AND CADMIUM IN  
SYNTHETIC GROUNDWATER USING POTASSIUM PERMANGANATE AND  
SEPARATION OF RESULTING PRECIPITATES BY MICROFILTRATION.

THESIS ADVISOR : ASSOC. PROF. JATUPORN WITTAYAKUN, Ph.D.

143 PP.

DIVALENT IONS/MANGANESE/IRON/CADMIUM/SYNTHETIC  
GROUNDWATER/POTASSIUM PERMANGANATE/MICROFILTRATION

This thesis focuses on removal of  $Mn^{2+}$ ,  $Fe^{2+}$  and  $Cd^{2+}$  from synthetic groundwater by oxidation using combined aeration and  $KMnO_4$  to make their concentrations below the maximum contaminant level (MCL). The process included aeration and addition of  $KMnO_4$  in a Jar test system. The concentration of  $Mn^{2+}$ ,  $Fe^{2+}$  and  $Cd^{2+}$  was 0.50, 0.50 and 0.01 mg/L, similar to that of natural groundwater. The removal was performed in three systems including single  $Mn^{2+}$ ; dual  $Mn^{2+}$  and  $Fe^{2+}$ ; and triple  $Mn^{2+}$ ,  $Fe^{2+}$  and  $Cd^{2+}$ .

For the single removal of  $Mn^{2+}$  ions, parameters such as aeration, pH, oxidant and stirring speed were studied. Aeration alone was not sufficient to remove  $Mn^{2+}$  ions completely although the pH was increased to 9.0. When a stoichiometric amount of  $KMnO_4$  (0.96 mg/L) was used, a complete removal was achieved within 15 min at an optimum pH of 8.0. When the amount of  $KMnO_4$  was doubled, the removal efficiency was lower. Besides, the removal of  $Mn^{2+}$  ions was complete at pH 9.0 using an oxidant dose of 0.48 mg/L. The  $MnO_2$  particles were characterized by SEM-EDX.

For the dual removal of  $Mn^{2+}$  and  $Fe^{2+}$  ions, various parameters including oxidant, coexisting  $Ca^{2+}$  and  $Mg^{2+}$  ions and alum addition after the oxidation were investigated.  $Mn^{2+}$  was partially removed by aeration in both single and dual oxidation with the maximum removal of 30.6 and 37.2%, respectively. The presence of  $Fe^{2+}$  improved the removal of

$Mn^{2+}$  ion forming hydrous manganese-iron oxide which was confirmed by digital microscopy and EDX. The oxidant dose of 0.603 mg/L  $KMnO_4$  was a minimum amount to reduce the  $Mn^{2+}$  concentration to the level below the MCL. The presence of  $Ca^{2+}$  or  $Mg^{2+}$  slightly disturbed the elimination of  $Mn^{2+}$ , but the concentration was still lower than the permitted level. Alum addition after the oxidation had a negative effect on the  $Mn^{2+}$  removal. Possible mechanisms of the removal of  $Mn^{2+}$  and  $Fe^{2+}$  ions with and without the coexisting ions proposed by monitoring the pH variations involved sorption of the dissolved metal ions on the hydrous oxide.

For the triple removal of  $Mn^{2+}$ ,  $Fe^{2+}$  and  $Cd^{2+}$  ions, the studied conditions included pH of 8.0 and various oxidant doses, initial  $Cd^{2+}$  concentrations, and coexisting  $Ca^{2+}$  and  $Mg^{2+}$  ions. The percent removal of  $Mn^{2+}$ ,  $Fe^{2+}$  and  $Cd^{2+}$  ions by aeration were 14.2, 88.4 and 10.0%, respectively. The  $KMnO_4$  dose of 0.824 mg/L was optimum to eliminate those metal ions to the concentration level below the MCL. The coexisting  $Ca^{2+}$  and/ or  $Mg^{2+}$  did not disturb the elimination of  $Mn^{2+}$  and  $Cd^{2+}$ . Furthermore, the proposed removal mechanism of  $Cd^{2+}$  involved sorption on the hydrous Mn-Fe oxide with the initial  $Cd^{2+}$  concentration of 0.025 mg/L as a maximum sorption capacity.

The resulting Mn-Fe precipitates from the triple system were separated using microfiltration (MF) by polyvinylidene fluorine (PVDF) membrane with a nominal pore size of 0.30  $\mu m$ . The type of membrane fouling could be a mixed pore-blocking mechanism with the predominance of cake filtration. The Mn-Fe oxide particles accumulated on the membrane were cleaned by several methods including backwashing, ultrasound and their combined methods. Ultrasonic cleaning for 1 min was the most effective giving a maximum flux recovery of about 92% but its efficiency decreased with ultrasonic cleaning cycle. The combined methods did not improve the flux recovery.