



บทที่ 2

พฤติกรรมการทำงานของ เครื่องกรอง

ก. ลักษณะการทำงานของ เครื่องกรอง

การกรอง เป็นขบวนการทาง เคมีฟิสิกส์ที่อนุภาคแขวนลอยในน้ำจะสัมผัสกับ เม็ดสารกรอง และอนุภาคอื่น ๆ ที่สัมผัสสุดติดกับสารกรองอยู่ก่อนแล้ว ขนาดของอนุภาคเล็กกว่าความพรุนของ สารกรอง กลไกการสัมผัสสุดติด (Attachment) (6) และประสิทธิภาพการกรองขึ้นอยู่กับแรงกระทำที่พื้นผิวระหว่างสารกรองกับอนุภาคซึ่งแรงกระทำร่วมนี้มีหลายแรงดังต่อไปนี้

1. Overlap of electrical double layers
2. Interaction of Van der Waals Forces
3. Specific Chemical effects ร่วมกับ Hydration ของอนุภาค

มวลสารที่ถูกกำจัดออกประกอบด้วย Suspended silt, Clay, Colloid, Algae , Bacteria และ Virus โดยมีขนาดต่าง ๆ กันดังนี้ (26)

วัตถุ (Material)	ขนาดอนุภาค Millimicron
Silt	50,000
Bacteria	5,000
Viruses	50
Colloid	1-100

ตารางที่ 2-1 แสดงมวลสารที่เครื่องกรองกำจัดออกได้

ประสิทธิภาพและความสามารถในการกรองมีความสัมพันธ์กับ Coagulation, Flocculation มากกว่ารายละเอียดส่วนต่าง ๆ ของเครื่องกรอง (Filter unit) (5), (18), (26) เพราะถ้า Coagulation ไม่เหมาะสมแล้วจะเป็นปัญหาต่อระบบการกรอง ฉะนั้นน้ำก่อนเข้าเครื่องกรองจึงต้องเกิด Flocculation ที่สมบูรณ์อนุภาครวมตัว เป็นกลุ่มก้อนคกตะกอนได้ดี น้ำที่จะเข้ากรองควรมีขนาดของ Floc อยู่ในช่วง 0.1 ถึง 2 มิลลิเมตร

ช่องว่างระหว่างสารกรองจะมีค่าประมาณ 15-40% ของเส้นผ่าศูนย์กลางของอนุภาค เช่น เม็ดทรายกรองมีขนาด 0.5 มิลลิเมตร ควรมีช่องว่างประมาณ 0.1-0.2 มิลลิเมตร ถ่านแอนทราไซด์ที่มีขนาด 1.2 มิลลิเมตร มีความพรุนสูงช่องว่างจึงมีขนาดใหญ่ ประมาณ 0.3-0.6 มิลลิเมตร

การกำจัดอนุภาคแขวนลอยในระบบการกรอง มีลำดับขั้นดังนี้ (26,40)

(1) ของแข็งและของเหลวแยกออกจากกันที่พื้นผิวหน้าของ เม็ดสารกรองและหรือของอนุภาคอื่น ๆ ที่ติดอยู่กับผิวหน้าของเม็ดสารกรอง

(2) การสัมผัส (Attachment) และดูดติด (Absorption) ที่ผิวหน้าสารกรอง (6) เป็นปฏิกิริยาร่วมระหว่างสารกรองซึ่งอยู่ในสภาวะหยุดนิ่ง (Stationary phase) กับอนุภาคที่อยู่ในสภาวะเคลื่อนที่ (Mobile phase) ด้วยแรงกระทำ London Van der Waals Force และ Electrostatic Forces อนุภาคจึงดูดติดที่ผิวหน้าของสารกรอง

การสัมผัสดูดติดจะเกิดขึ้นได้คติน้อยเท่าไรขึ้นอยู่กับปริมาณสารเคมีที่เติมลงใน Pre-treatment เช่น สารส้ม, ปูนขาว, สารช่วยเร่งการคกตะกอน สารเคมีที่เติมลงไป ใน Coagulation ทำให้อนุภาครวมตัวเป็นก้อนเรียกว่า Flocculation ค่า Zeta potential ของอนุภาคจึงมีค่าลดลงและแรงกระทำ Repulsive Force ระหว่างอนุภาคลดลงด้วย สามารถกล่าวได้ว่าขนาดและความหนาแน่นที่เกิดจากการรวมตัวของ Floc เป็น Agglomerate นั้นขึ้นอยู่กับอัตราการจ่ายสารเคมี ขนาดของ Agglomerate ที่เพิ่มขึ้นนั้น ทำให้จำนวนของอนุภาคแขวนลอยลดน้อยลง ความหนาแน่นของ Agglomerate ลดลงความแข็งแรงของ Agglomerate ขึ้นอยู่กับปริมาตร, ความหนาแน่นและแรงสัมผัสดูดติด (5)

ความเข้มข้นของประจุ Anion และ pH เป็นปัจจัยที่มีผลกระทบต่อ Filter Performance (26,40) ทั้งยังเป็นปัจจัยกำหนดควบคุมการอุดตันของตะกอน เหล็กและตะกอนอลูมิเนียม กับสารกรองอนุภาคของตะกอนในน้ำจะไหลเข้าไปในรูพรุนที่ผิวด้านบนของ เครื่องกรองจนเต็ม ที่ระดับความลึก 1-4 นิ้ว จากระดับผิวหน้าสารกรอง จากนั้นตะกอนจึงจะไหลเข้าไปอัดแน่นในรูพรุนที่ระดับลึกลงไปช่องว่างอิสระจึงลดลง สารกรองจะมีปฏิกิริยาต่อต้านการไหลของน้ำ สภาวะต่างๆ จะเริ่มเปลี่ยนแปลงไปดังนี้

1. อัตราการไหลของน้ำผ่านช่องว่างรูใหญ่ๆ เพิ่มขึ้นในขณะที่เดียวกัน ช่องว่างเล็กๆ จะอุดตันน้ำจึงไหลผ่านได้น้อยลง เกิดรอยแยกเป็นช่องใหญ่ ๆ น้ำจะไหลผ่านทะลุผ่านเลยไปปราศจากการกรองเพราะความเร็วของกระแสน้ำสูงเกินไป ตะกอนแขวนลอยไม่สามารถอุดตันกับสารกรองได้
2. ถ้ายังใช้เครื่องกรองนี้ต่อไป ผลที่ติดตามมาคือช่องว่างเล็กๆ ที่น้ำไหลผ่านได้น้อย มีกระแสความเร็วต่ำ ๆ นั้นจะมีตะกอนเข้าไปจับตัวอุดเต็มช่องว่าง
3. จำนวนช่องว่างที่ผิวหน้าถังกรองต่อพื้นที่ของถังกรองยังคงมีมากในขณะที่ระดับลึกลดไปช่องว่างจะมีตะกอนอุดเต็ม น้ำไหลผ่านไม่สะดวก

ในกรณีที่สารกรองแตกแยกเป็นช่อง (Crack) กระแสน้ำไหลผ่านด้วยความเร็วสูงกว่าบริเวณอื่นแล้ว Sediment Bearing Water ไหลลงไปได้ลึกยิ่งขึ้นจนกระทั่งแผ่กระจายไปได้กว้าง ความเร็วของกระแสน้ำจึงลดลงพอที่จะมีการสัมผัสอุดตันได้อีก ตะกอนจะเข้าไปอุดตันในช่องว่างช่วยให้สารกรองมีค่าความต้านทานมากขึ้น Hydraulic gradient จึงมีค่าเพิ่มขึ้นเป็นปัจจัยส่งผลกระทบต่อ shear stress มีค่าสูงขึ้นกว่าเดิม กระแสน้ำไหลเขาไปตามช่องว่างระหว่างสารกรอง บริเวณใดที่ไม่แข็งแรงพอที่จะต่อต้านความเร็วของกระแสน้ำจึงแตกแยกเป็นช่องกระแสน้ำไหลผ่านได้สะดวกขึ้น พฤติกรรมดังกล่าวจะเกิดขึ้นซ้ำ ๆ เช่นนี้ Head loss เพิ่มขึ้น ตะกอนซึมลึกลงไปได้มากยิ่งขึ้นถ้า น้ำที่เข้า เครื่องกรองมีความขุ่นสูงแล้ว อนุภาคจะสามารถซึมลึกลงไปถึงหัวกรองมีผลกระทบโดยตรงคือ Break Through

ข. ประสิทธิภาพการกรองขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายประการดังต่อไปนี้

1. คุณสมบัติของน้ำที่ไหลเข้าเครื่องกรอง ได้แก่ อุณหภูมิ, ธรรมชาติของอนุภาคแขวนลอย ขนาดของอนุภาคแขวนลอย (Suspended particle และ Colloidal particle) ความเข้มข้นของอนุภาคแขวนลอย, ความสามารถในการกรอง (Filter ability) ,คุณภาพในการดูดติดแบบ adhesive ของอนุภาคแขวนลอย

2. คุณสมบัติของสารกรอง ได้แก่ ขนาดและรูปร่างของเม็ดสารกรอง , ความพรุน (Porosity) ของสารกรอง หรือ Hydraulic radius ของ Pore space, การเรียงตัวของเม็ดสารกรองซึ่งอาจจะเป็นละเอียดไปหาหยาบหรือหยาบไปถึงละเอียด , ความลึกของสารกรอง และ Head loss

Head loss ของเครื่องกรองขึ้นอยู่กับขนาดของ เม็ดสารกรอง, อัตราการไหลของน้ำ, ปริมาณของตะกอนที่จับดูดติดบนผิวหน้าของสารกรอง, อัตราการกรองและอุณหภูมิ ค่า Head loss แสดงให้เห็นสภาวะการต่าง ๆ ของเครื่องกรองดังนี้

ถ้า Head loss เพิ่มขึ้นในช่วงแรกของการกรองแสดงว่ามีการอุดตันที่ Under drain หรือ Gravel ถ้าล้างทำความสะอาดได้ไม่เพียงพอ

อัตราการเพิ่มของ Head loss ในช่วงเวลาการกรองแสดงถึงประสิทธิภาพของ Pre-treatment และ Filtration (41)

ค. การล้างทำความสะอาดเครื่องกรอง (Filter Back Wash)

เป็นความสามารถในการปรับสภาพของสารกรอง (Recoverability) ให้สะอาดปราศจากอนุภาคคั่งค้างในที่ผิวหน้าของสารกรองในช่องว่างและที่หัวกรอง (Strainer) ..ความสามารถในการปรับสภาพของสารกรอง (Recoverability) เป็น Function กับช่วงเวลาการล้างที่เหมาะสม (Optimum back wash duration) และอัตราการไหลของน้ำล้างกลับ (Back wash flow rate) George Toregas (6) ได้ตั้งสมมติฐานกลไกการล้างไว้ 2 ชั้น คือ

(1) Detachment เป็นการทำลายแรงยึดเหนี่ยวติดระหว่างอนุภาคกับสารกรอง และอนุภาคกับอนุภาค ฉะนั้น Detachment จึงแปรผันตามขนาดของแรงดูดติด (Attachment Force) กลไกการกำจัด (Removal mechanism) ความแปรปรวนของกระแสลำน้ำ (Turbulence) และแรงเฉือน (Shear Force) ของน้ำลำน้ำที่ไหลเข้าไปช่องว่าง

(2) Entrainment เป็นการชำระล้างลำเลียงเอาอนุภาคที่ถูกทำลายแรงดูดติดแล้วไหลออกไปกับน้ำลำน้ำ อัตราการล้างเพื่อกำจัดอนุภาคตะกอนจากการกรองจากแรงดึงดูดระหว่างอนุภาคหรือแรงดูดติดระหว่างสารกรองกับอนุภาคจะมีค่าแตกต่างกันไป โดยมีลักษณะดังต่อไปนี้

2.1 อัตราการไหลของอากาศหรือน้ำในขณะล้างกลับ (Back wash) ทำให้มีการขัดสี (Scouring) ระหว่างสารกรองกับอากาศหรือน้ำ (8) เม็ดสารกรองจะหมุนวน (Agitate) โดยสารกรองจะประพฤติเหมือนกับเป็นของไหล (Fluidize) และขยายตัวขึ้น (Expansion)

2.2 อนุภาคต่างๆ จะเคลื่อนไหลออกจากรูพรุนที่จับยึดติดอยู่ด้วยความปั่นป่วนของกระแสลำน้ำ (Turbulence) และแรงเฉือน (Shear force) ของไหลหรือจาก Abrasion ของเม็ดแขวนลอย (Suspended grain)

2.3 แรงกระทำจากการล้างย้อน (Back wash) ที่มีอัตราการไหลเกินค่าขีดกำหนดจะไม่มีผลทำให้สารกรองสะอาดมากขึ้นเกินกว่าค่าที่กำหนดไว้ ณ จุดที่สามารถทำให้สารกรองขยายตัวได้ 30-50%

2.4 อัตราไหลของการล้างย้อนที่ค่อย ๆ เพิ่มขึ้น นั้นช่วยให้สารกรองแยกออกจากอนุภาคได้ดี

2.5 ถ้าการล้างย้อน (Back wash) มีอัตราการไหลต่ำจนไม่มีลักษณะเป็นของไหล (Fluidization) แล้ว การปรับสภาพของสารกรอง (Recovery) จะไม่ดีเท่าที่ควร

ในระบบการกรองเร็ว (Rapid Filter) อัตราการกรองมีค่าสูงมากอนุภาคจึงผ่านไปใ้ในสารกรองได้ลึก แต่อย่างไรก็ตาม วัตถุประสงค์ส่วนใหญ่จะยังคงอยู่ที่ระดับความลึก 8 นิ้ว จากผิวหน้าของสารกรอง ข้อกำหนดในการล้างเครื่องกรองเร็ว ที่นิยมออกแบบทั่ว ๆ ไปดังนี้

อัตราการไหลของการล้างย้อน (Back wash flow rate) 15-20 gpm/ft

การขยายตัว (Expansion) 20-50% ของ Filter bed

เวลาในการล้างย้อน (Back wash duration) 3-15 นาที

อัตราการไหลของน้ำล้างกลับที่เหมาะสมจะเป็นสัดส่วนโดยตรงกับอุณหภูมิของน้ำ นอกจากนี้การขยายตัวของ Bed จะแปรผันกับความหนืดของน้ำ

ง. ขบวนการล้างเครื่องกรองมีดังนี้

1. ปิดลึ้นน้ำเข้า (Influent valve)
2. ให้ระดับน้ำลดลงจนถึงรางรับน้ำหรือต่ำกว่า เล็กน้อย
3. ปิดลึ้นน้ำกรองออก
4. เปิดลึ้ระบายน้ำทิ้ง
5. เปิดลึ้นน้ำล้างกลับ

เมื่อลึ้นน้ำล้างเปิด ผิวหน้าสารกรองจะขยายตัวขึ้น ตะกอนต่าง ๆ ที่ติดอยู่กับสารกรองไหลออกไปกับน้ำล้างลึ้นลงรางรับน้ำทิ้ง ระบายออกที่ท่อน้ำทิ้ง ในขณะที่ลึ้นน้ำล้างเริ่มเปิดช้า ๆ ในช่วงแรกนั้น ทราบจะขยายตัวอย่างสม่ำเสมอทั่วทั้งถังกรอง โดยเริ่มจากบนสุดของสารกรองแล้วขยายตัวเพิ่มขึ้นที่ระดับลึ้นลง จนทั่วทั้งพื้นที่ของถังกรอง เมื่อลึ้นน้ำล้างเปิดเต็มที่ผิวหน้าของสารกรองจะขยายตัวได้สูงสุด (ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายประการ ได้แก่ ขนาดเม็ดสารกรอง อัตราการไหลของน้ำล้าง อุณหภูมิของน้ำ) เม็ดสารกรองจะหมุนขัดลึ้นกันใ้ในบางพื้นที่จะมีลักษณะเหมือนทราบเดือดหุดขึ้น (Boiling up) และมีการเคลื่อนไ้หวาดันข้าง (Lateral movement) ไปใ้ทิศทางใดทิศทางหนึ่งอย่างรวดเร็ว แล้วช้าลงๆ โดยไม่สามารถ คำนวณหาคาความเร็วใ้ในการเคลื่อนที่นี้ด้วย up ward velocity ของ Back wash water ได้ใ้เวลาประมาณ 3-5 นาที

น้ำเริ่มจะใสเมื่อล้างค่อไปอีกจนมองเห็นผิวหน้าของสารกรอง (6) ให้ใช้เวลาเพิ่มอีก 30-60 วินาที ก็ทำความสะอาดได้พอเพียง

ถ้าล้นน้ำล้างเปิดอย่างรวดเร็ว หรือมีแรงดันสูงเกินไปแล้วจะแยก เม็ดทรายให้ลอยตัว ห่างจากพื้น ชั้นสารกรองจะเกิดรอยแยกแตกออกเป็นแห่งๆ ประพฤติตัว เป็นทราย เตือด ทำให้เกิด ปัญหา Water Hammer ซึ่งมีผลทำให้หัวกรอง (Under drain) และพื้น (False floor) ชำรุดเสียหายได้ ความดันใต้ชั้นสารกรองมีพลังงานมากพอที่จะทำให้อัตราความเร็วของน้ำล้าง - บางตำแหน่งบางจุดมีค่าสูงถึง 10 ฟุตต่อวินาที ซึ่งมากกว่าอัตราการล้างเฉลี่ยประมาณ 300 เท่า ความเร็วที่เพิ่มขึ้นอย่างมากมานี้ ก่อให้เกิดอันตรายต่อระบบการกรองอัตราการล้างปกติ นั้น ควรมีค่าความเร็วขึ้น (Up ward velocity) เฉลี่ยไม่เกิน 0.1 ฟุตต่อวินาที

ความเร็วของกระแสหัวฉีด (Jet) ทำให้สารกรองเคลื่อนไหวแบบ Lateral movement และจะมีการเคลื่อนที่มากยิ่งขึ้นเมื่ออัตราการล้างเกิน 15 gpm/ft^2 ในบางกรณี ความเร็วจากหัวฉีด (Jet) ที่อยู่ติด ๆ กันหลาย ๆ แห่งรวมกันเข้า เป็นกระแสน้ำความเร็วเดียวกัน ที่มีค่าสูงมากพอที่จะดันทะลุถึงชั้นบนสุดของสารกรอง ในขณะที่ขยายตัว เป็นสาเหตุให้ทรายเตือด ซึ่ง จะเกิดขึ้นซ้ำ ๆ ในบริเวณเดิมเสมอในขณะล้าง สารกรองจึงถูกเคลื่อนย้ายออกไป เหลือแต่รู เป็นช่องให้น้ำไหลผ่าน เป็นสัญญาณเตือนว่า ในบริเวณดังกล่าวชำรุดเสียหาย ลักษณะการฉีด เป็น Jet ของ up ward velocity ที่รุนแรงนี้ ทำให้เม็ดทรายกรองไหลลงไป ใน Underdrain ได้ เป็นผลให้มีการอุดตันที่จะลดลง Jet formation จึงเลื่อนไปเกิดที่บริเวณข้างเคียงของพื้นที่เดิม ทำให้บริเวณที่ Jet formation ย้ายไปเกิดนั้นมีอัตราการไหลเพิ่มขึ้นถึงค่า Ultimate

จ. การล้างสารกรองด้วยอากาศกับน้ำ

ที่พื้นของ Slab เรียกว่า False floor จะติดตั้ง Nozzle ทำหน้าที่เป็นหัวกรอง (Strainer) วางเรียงขนานห่างกัน 6 นิ้ว จากจุดศูนย์กลางหัว Nozzle ทำหน้าที่กระจายน้ำ ล้างให้มีความเร็วสม่ำเสมอเท่ากันทั่วทั้งพื้นที่ในขณะล้างและทำหน้าที่รับน้ำที่กรองแล้วให้ไหลผ่านไป เก็บไว้ในถัง เก็บน้ำใสในขณะล้างและทำหน้าที่รับน้ำที่กรองแล้วให้ไหลผ่านไป เก็บไว้ในถัง เก็บน้ำใส

นอกจากนี้ยังทำหน้าที่รองรับน้ำหนักของสารกรองแทนชั้นกรวด (8) ระบบการทำงานของ Air - water back wash มีดังนี้

- 1) ปิดลึ้นน้ำเข้า
- 2) ให้กรองจนกระทั่งระดับอยู่ที่รางรับน้ำหรือต่ำกว่า
- 3) ปิดลึ้นน้ำกรองออก
- 4) เปิดลึ้นระบายน้ำทิ้ง
- 5) อัดอากาศด้วยความดันประมาณ 5 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว เข้าไปที่พื้นใต้ห้องรับน้ำ

กระจายออกไปเป็นฟองอากาศเคลื่อนที่ผ่าน Orifice ที่ปลายท่อของ Nozzle ขยายตัวออกไปที่ช่องรับน้ำ (Slot) ด้านบนของหัวกรอง

6) อากาศรวมกับน้ำ (ที่เหลืออยู่) จะไหลเข้าไปในสารกรองอย่างสม่ำเสมอมีการหมุนเวียนของอากาศชนิดสีกัย เปิดสารกรอง ต้องใช้เวลาไม่น้อยกว่า 2 นาที ก่อนที่ของไหลจะลึ้นรางรับน้ำให้หยุดเดินระบบอัดอากาศ

7) เปิดลึ้นน้ำล้างเข้าเครื่องกรองอย่างช้า ๆ ค่อย ๆ เพิ่มอัตราการไหลเพื่อล้างไล่ออนุภาคสิ่งสกปรก

ข้อดีของการล้างด้วยอากาศ-น้ำ (26,41)

- 1) ไม่เกิด Mud ball
- 2) ช่วงเวลาการกรองยาวนาน
- 3) สามารถล้างได้แม้แต่ใน Dual media ที่มีความลึกมาก ๆ
- 4) ในขณะที่ล้าง ถ่านแอนทราไซด์และทรายจะผสมคลุกเคล้ากันแต่เมื่อถึงลำดับชั้นใช้น้ำล้างแล้ว ถ่านและทรายจะแยกชั้นออกจากกันตามเดิม

จ. ปัญหาที่เกิดขึ้นในขณะล้างย้อนกลับ (Backwash problems)

- (1) อากาศค้างอยู่ในเครื่องกรองจากปรากฏการณ์ 3 ประการ
 - 1.1) อากาศที่ปนเข้ามาในระบบล้างย้อนกลับ
 - 1.2) อากาศที่รั่วไหลเข้ามาในช่วงเวลาการกรอง
 - 1.3) Air binding เนื่องจาก Negative heads
- (2) การอุดตันที่หัวกรอง (Strainer) เกิดจากปรากฏการณ์ต่อไปนี้
 - 2.1) การสะสมเจริญเติบโตของจุลินทรีย์เป็น เมือกอยู่ที่หัวกรองทั้งภายใน และภายนอก ได้แก่ Spong, Bryozoa, Algae, Bacteria, Rotifers, Nematodes, Fungi, Actinomycetes

	Mean Density per Gram Sand	
	Surface sand	Deep Sand (25-150 cm)
Bacteria :		
Coliform	6,300	110
Fecal coliform	775	51
Bacterial platecount (°C)	770,000	350,000
Aerobic spores	430,000	350,000
Anaerobic spores	9,400	5,100
Protozoa		
Ciliates and Flagellates	41,000	740
Amaebas	7,100	1,900

ตารางที่ 2-2 จุลชีพสะสมเจริญเติบโตที่สารกรอง Microorganism in Filter - Bed Sand (15)

- 2.2) น้ำล้างย้อนกลับ (Backwash water) มีความสะอาดไม่พอ เพียงค่าความขุ่นสูง
- 2.3) สารกรองไหลผ่านหัวกรอง (Strainer) ที่ชำรุดอยู่ก่อนลงไปในห้องใต้พื้น False floor จะถูกกระแส น้ำล้างย้อนกลับพัดไหลเข้าไปอุดตันภายในหัวกรอง การอุดตันที่หัวกรองมีผลกระทบในขณะล้างย้อน เพราะอัตราการไหลของน้ำล้างย้อน จะมีค่าเพิ่มสูงขึ้นจนก่อให้เกิดปัญหา Water hammer พื้น False floor จึงพังทลาย (22)