

บทที่ 6

สรุปผลการวิจัย

การวิจัยความเป็นไปได้ในเชิงปฏิบัติของการป้อนกลับเพล เล็ตเพื่อลดความต้องการปริมาณสารเคมี ในกระบวนการสร้างเพล เล็ตแบบไหลขึ้นสรุพบได้ดังนี้

1. การป้อนกลับเพล เล็ตด้วยอัตราเวียนเพล เล็ตที่ใช้ในการทดลอง (0.1 - 0.4 ของอัตราไหลน้ำเข้า) ทำให้ความต้องการปริมาณสารส้มเพื่อผลิตน้ำคุณภาพสูง (ความขุ่นต่ำกว่า 5 เอ็นทียู) ต่ำลงโดยในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นสูง (100-400 เอ็นทียู) จะมีความต้องการสารส้มเพื่อผลิตน้ำคุณภาพสูงเพียง 15.12 มก./ล. ร่วมกับโพสิเมอร์ไม่มีประจุ 0.1 มก./ล. และในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นต่ำ (20-100 เอ็นทียู) จะสามารถผลิตน้ำคุณภาพสูงโดยใช้โพสิเมอร์ไม่มีประจุ 0.1 มก./ล. โดยไม่จำเป็นต้องใช้สารส้ม เนื่องมาจากการเวียนเพล เล็ตทำให้เม็ดเพล เล็ตมีความเร็วจมตัวและความหนาแน่นเพิ่มขึ้นจึงทำให้เม็ดเพล เล็ตแตกหลุดเป็นความขุ่นตกค้างน้อยลง จึงต้องการปริมาณสารส้มเพื่อทำลายเสถียรภาพของคอลลอยด์ต่ำลง

2. เมื่ออัตราเวียนเพล เล็ตสูงขึ้นแต่ไม่เกิน 0.2 ของอัตราไหลน้ำเข้า จะทำให้ความขุ่นน้ำผลิตถึงภาวะคงตัวและมีความขุ่นต่ำกว่า 5 เอ็นทียูเร็วขึ้น ทั้งนี้ในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นสูงจะสามารถผลิตน้ำคุณภาพสูงได้ตั้งแต่เริ่มเดินระบบเมื่อใช้สารส้มปริมาณ 15.12 มก./ล. ร่วมกับโพสิเมอร์ไม่มีประจุ 0.3 มก./ล. และในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นต่ำจะใช้ระยะเวลาในการผลิตน้ำคุณภาพสูงเพียง 12 ชม. เมื่อใช้โพสิเมอร์ไม่มีประจุปริมาณ 0.3 มก./ล. โดยไม่ใช้สารส้ม ทั้งนี้เพราะเมื่ออัตราเวียนเพล เล็ตสูงขึ้น ส่งผลให้เม็ดเพล เล็ตมีประสิทธิภาพดีขึ้นโดยใช้ระยะเวลาในการเดินระบบน้อยลง แต่ถ้าวอัตราเวียนเพล เล็ตสูงเกินไปจะทำให้เพล เล็ตถูกคัดออกจากระบบมากในช่วงแรกของการเดินระบบ จึงต้องใช้

เวลานานในการปรับตัวของเพลลิตในชั้นเพลลิต ระยะ เวลาที่ใช้ในการผลิต น้ำคุณภาพสูงจึงนานขึ้น

3. เมื่อปริมาณโรลลีเมอร์ไม่มีประจุสูงขึ้นมีแนวโน้มว่าความต้องการ ปริมาณสารส้มและระยะ เวลาในการผลิตน้ำคุณภาพสูงจะต่ำลง เนื่องจาก ปริมาณโรลลีเมอร์ไม่มีประจุสูงขึ้นทำให้อัตราส่วนโรลลีเมอร์ต่อความขุ่นสูงขึ้น โรลลี- เมอร์จึงสามารถใช้มวลรวมเลกุลที่สูงจับกับความขุ่นได้ง่ายขึ้น ทำให้มีเพลลิตที่ แตกหลุดเป็นความขุ่นตกค้างน้อยลง จึงต้องการปริมาณสารส้มเพื่อทำลายเสถียร- ภาพคอลลอยด์ในชั้นตอนการกววเร็วต่ำลง

4. ในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นสูงระบบจะมีเวลากักของแข็งประมาณ 1.5-2.5 วัน และในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นต่ำระบบจะมีเวลากักของแข็งประมาณ 2.5-3.5 วันโดยที่ทั้งสองช่วง เวลากักของแข็งจะมีแนวโน้มสัมพันธ์กับอัตรา เวียนเพลลิต กล่าวคืออัตราเวียนเพลลิตที่สูงขึ้นจะสามารถผลิตน้ำคุณภาพสูงโดยใช้ เวลากักของแข็งน้อยลง ซึ่งเป็นผลมาจากประสิทธิภาพในการกำจัดความขุ่นของ เม็ดเพลลิตสูงขึ้น จึงต้องการมวลเพลลิตเพื่อกำจัดความขุ่นต่ำลง เวลากักของ แข็งจึงต่ำลง

5. ความเร็วจมตัวและความหนาแน่นของเพลลิตจะสูงขึ้นเมื่ออัตรา เวียนเพลลิตสูงขึ้นโดยในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นสูงเพลลิตที่ระดับ 130 ซม. จะมี ความเร็วจมตัวสูงถึง 21.91 ซม./นาทีและมีความหนาแน่น 1.08 ก./ซม.³ และในช่วงน้ำดิบมีความขุ่นต่ำเพลลิตที่ระดับ 130 ซม. จะมีความเร็วจมตัวสูง ถึง 36.44 ซม./นาที และมีความหนาแน่น 1.39 ก./ซม.³ (เมื่อทดลองที่ อัตราเวียนเพลลิตเท่ากับ 0.4 ของอัตราไหลน้ำเข้า) ซึ่งความเร็วจมตัวและ ความหนาแน่นที่สูงขึ้นส่งผลให้ประสิทธิภาพในการกำจัดความขุ่นดีขึ้น

6. การเวียนเพลสเก็ตด้วยอัตราที่ทำการทดลอง (0.1 - 0.4 ของ อัตราไหลน้ำเข้า) ไม่มีผลอย่างเด่นชัดต่อขนาดของเพลสเก็ต

7. ปริมาณอะลูมิเนียมในน้ำผลิตมีค่าต่ำกว่าเกณฑ์กำหนด 200 ไมโครกรัม/ลิตร ทุกเงื่อนไขการทดลอง แต่มีแนวโน้มว่าถ้ามีเพลสเก็ตหลุดเป็น ความขุ่นตกค้างไปกับน้ำผลิต น้ำผลิตจะมีปริมาณอะลูมิเนียมสูงขึ้นเมื่อทำการทดลองโดยใช้สารส้มเป็นโคแอกกูแลนต์

8. ค่าประจุคอลลอยด์ของน้ำผลิตจะมีค่าเป็นศูนย์หรือบวกเล็กน้อย เมื่อน้ำผลิตมีความขุ่นต่ำกว่า 5 เอ็นทียู