

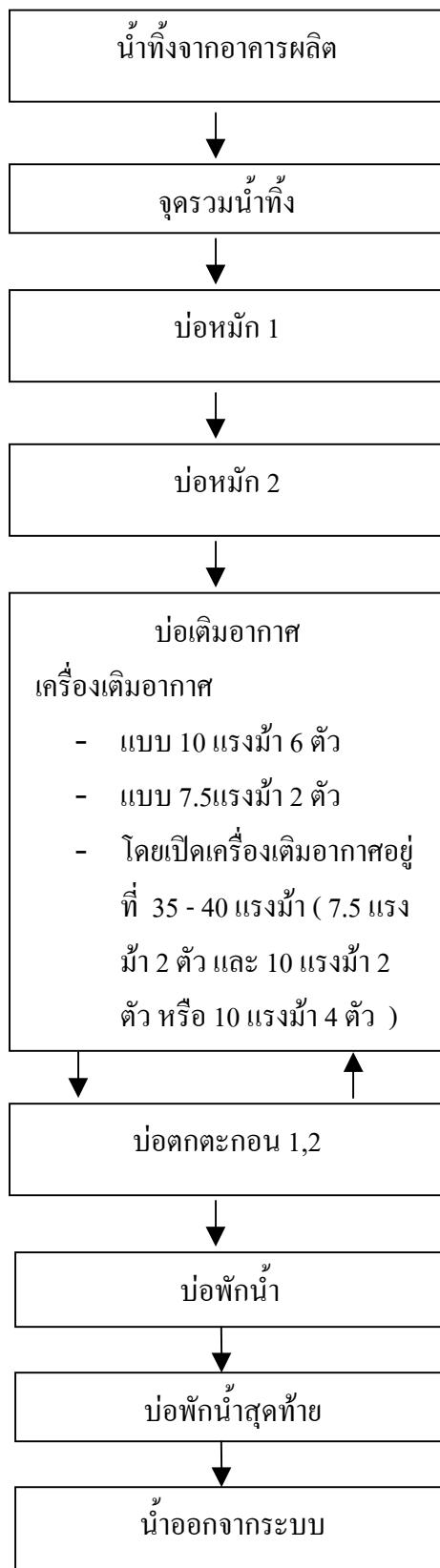
## บทที่ 5

### บทเปรียบเทียบเชิงการจัดการ

#### 5.1 เปรียบเทียบระบบบำบัดน้ำทิ้งในเชิงคุณภาพ

##### 5.1.1 ระบบบำบัดน้ำทิ้งปัจจุบัน

ระบบบำบัดน้ำทิ้งของทางโรงงานแม่นอ โฟรเซ่นฟู้ดส์ จำกัด มีผังดังรูปที่ 5.1 อัตรานำทิ้งที่เข้าระบบประมาณวันละ 200 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน โดยมีค่า  $BOD_5$  ก่อนเข้าระบบบำบัดประมาณ 2,055 มิลลิกรัมต่อลิตร (ตารางที่ 5.1) นำทิ้งทั้งหมดจะไหลรวมกันสู่ชุดรวมนำทิ้งผ่านระบบตะแกรงดักเศษขยะแล้วมีการสูบน้ำจากชุดรวมนำทิ้งเข้าสู่บ่อหมักที่ 1 และ 2 ซึ่งทำหน้าที่บำบัดนำทิ้งทางชีวภาพโดยใช้แบคทีเรียแบบไม่ใช้ออกซิเจน สภาพทั่วไปในบ่อหมักที่ 1 นี้จะมีคราบแผ่นไขมันลอยอยู่บนชั้นผิวน้ำนำทิ้ง ส่วนบ่อหมักที่ 2 สภาพน้ำมีสีดำ มีกลิ่นที่เกิดจากการหมัก นำทิ้งที่ออกจากบ่อหมักทั้งสอง มีค่า  $BOD_5$  ประมาณ 118 มิลลิกรัมต่อลิตร ประสิทธิภาพในการบำบัดของบ่อหมัก 94.23 เปอร์เซ็นต์ซึ่งระบบหมักมีประสิทธิภาพที่ดี หลังจากนั้น นำทิ้งผ่านบ่อหมักจะไหลเข้าสู่บ่อเติมอากาศ บ่อเติมอากาศที่ปัจจุบันใช้เครื่องเติมอากาศ (แบบ 10 แรงม้า 6 ตัวและแบบ 7.5 แรงม้า 2 ตัว) โดยเปิดเครื่องเติมอากาศอยู่ที่ 35 - 40 แรงม้า (7.5 แรงม้า 2 ตัว และ 10 แรงม้า 2 ตัว หรือ 10 แรงม้า 4 ตัว) โดยมีการเปิดสลับตำแหน่งในบ่อเติมอากาศอยู่ตลอด เพื่อไม่ให้เกิดการจมตัวของตะกอน บ่อเติมอากาศทำหน้าที่บำบัดนำทิ้งทางชีวภาพโดยใช้แบคทีเรียแบบใช้ออกซิเจน สภาพทั่วไปในบ่อเติมอากาศนำทิ้งมีสีน้ำตาลเข้ม ไม่มีกลิ่น หลังจากนั้นนำทิ้งจะไหลเข้าสู่บ่อตกรตะกอนเพื่อแยกตะกอนแบบที่เรียกว่าตกรากน้ำนำทิ้งเพื่อนำกลับไปใช้ใหม่ในบ่อเติมอากาศ ส่วนนำทิ้งส่วนใหญ่ผ่านเข้าสู่บ่อพักน้ำแรก นำทิ้งที่ออกจากบ่อเติมอากาศ มีค่า  $BOD_5$  ประมาณ 29 มิลลิกรัมต่อลิตร ประสิทธิภาพในการบำบัดของบ่อเติมอากาศมีประสิทธิภาพค่อนข้างดี นำทิ้งที่อยู่ในบ่อพักแรกจะมีการตกรตะกอนของแบคทีเรียบางส่วนที่ถูกยามากับน้ำทิ้ง และไหลลงสู่บ่อพักน้ำสุดท้าย ซึ่งสภาพน้ำในบ่อพักน้ำสุดท้ายจะมีน้ำสีเขียวเพราะเกิดตะไคร่น้ำในบ่อน้ำทิ้งที่ออกจากบ่อน้ำทิ้งสุดท้ายมีค่า  $BOD_5$  ประมาณ 26 มิลลิกรัมต่อลิตร ประสิทธิภาพในการบำบัดของบ่อพัก 10.83 เปอร์เซ็นต์ จะเห็นว่าน้ำทิ้งที่ออกจากกระบวนการบำบัดปัจจุบันมีค่าน้ำทิ้งที่สูงกว่ามาตรฐานนำทิ้งที่  $BOD_5$  20 มิลลิกรัมต่อลิตร



รูปที่ 5.1 ผังระบบนำบดนำเสียโรงงาน แม่นแอ ໂฟรเซ่นฟ์ดส์ จำกัด

**ตารางที่ 5.1 ค่าความสกปรกของน้ำทิ้งของทางโรงงาน แม่นเอ ไฟรเซ่นฟู้ดส์ จำกัด แต่ละจุดในระบบบำบัดน้ำทิ้ง**

สถานที่	BOD (มิลลิกรัมต่อลิตร)	ประสิทธิภาพในการบำบัด (ร้อยละ)
ก่อนเข้าระบบ	2055	-
ออกจากบ่อหมักสู่บ่อเติมอากาศ	118	94.23
ออกจากบ่อเติมอากาศสู่บ่อพัก	29	75.86
ออกจากระบบบำบัด	26	10.83

ข้อมูลได้จากการตรวจโรงงานบริษัท แม่นเอ ไฟรเซ่นฟู้ดส์ จำกัด เป็นข้อมูลเดือน ม.ค 47

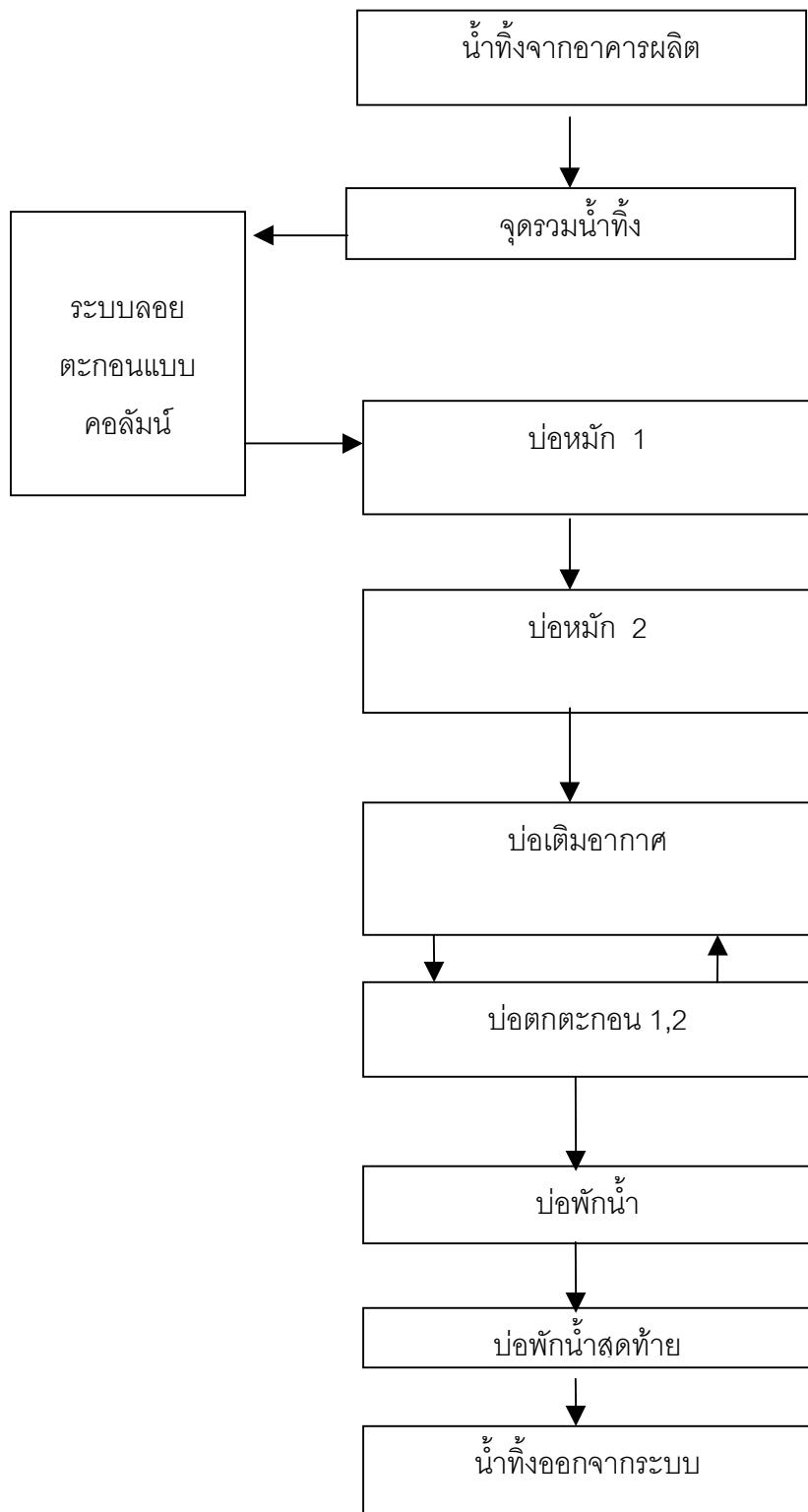
**5.1.2 ระบบบำบัดน้ำทิ้งเมื่อมีการเพิ่มระบบถอยตะกอนแบบคอลัมน์**

เมื่อนำวิธีการศึกษาวิจัยในการนำระบบถอยตะกอนแบบคอลัมน์มาใช้ใน การแยกไปริตินและไขมันออกจากน้ำทิ้ง โดยมีการนำน้ำทิ้งที่จุรวมน้ำทิ้งมาผ่านระบบคอลัมน์มีแล้ว เข้าสู่ระบบบำบัดตามรูป 5.2 ซึ่งน้ำทิ้งที่ผ่านระบบถอยตะกอนขนาด โรงประล่องจากการทดลองนั้นมีค่า BOD<sub>5</sub> เหลือเพียงประมาณ 569 มิลลิกรัมต่อลิตร (ตารางที่ 4.1) ซึ่งถ้าน้ำทิ้งนี้เข้าสู่บ่อหมักโดยประสิทธิภาพในการบำบัดของบ่อหมักเท่าเดิมตามตารางที่ 5.1 จะทำให้น้ำทิ้งจากบ่อหมักมีค่า BOD<sub>5</sub> เพียง 33 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งมีค่าที่ต่ำ เมื่อผ่านเข้าสู่บ่อเติมอากาศจะทำให้ใช้เครื่องเติมอากาศที่แรงม้าลดลงมาส่งผลให้สามารถลดค่าไฟฟ้าในการเติมอากาศได้ โดยจะระบุรายละเอียดในการเปรียบเทียบค่าใช้จ่ายในหัวข้อต่อไป ส่วน BOD<sub>5</sub> ที่ออกจากระบบบำบัดจะอยู่ในค่าต่ำกว่ามาตรฐานน้ำทิ้งของกระทรวงอุตสาหกรรมที่ 20 มิลลิกรัมต่อลิตร

**ตารางที่ 5.2 ค่าความสกปรกของน้ำทิ้งหลังจากผ่านชุดโรงประล่องและค่าที่ประมาณหลังจากนำไปผ่านระบบบำบัดขั้นต่อไป**

สถานที่	ประสิทธิภาพในการบำบัด(ร้อยละ)	BOD (มิลลิกรัมต่อลิตร)
ก่อนเข้าระบบ	-	1908
ออกจากระบบถอยตะกอน	70.17	569
ออกจากบ่อหมักสู่บ่อเติมอากาศ	94.23*	33

หมายเหตุ \* ใช้ค่าประสิทธิภาพเท่ากับของระบบบำบัดที่มีอยู่ในปัจจุบันของโรงงานแม่นเอ ไฟรเซ่นฟู้ดส์ จำกัด



รูปที่ 5.2 ผังระบบบำบัดน้ำเสียที่ผ่านระบบลอยตะกอนแบบคอลัมน์

## 5.2 เปรียบเทียบระบบนำบัดน้ำทึ้งในเชิงปริมาณและค่าใช้จ่าย

จากข้อมูลการทดลองใช้ระบบลอยตะกอนแบบคอลัมน์ขนาดโ Rodríguez และการออกแบบระบบนำบัดน้ำทึ้งต่อจากการลอยตะกอนตามหัวข้อที่ 5.1.2 นั้นสามารถคำนวณค่าใช้จ่ายในการนำบัดทึ้งในระบบนำบัดน้ำทึ้งปัจจุบันเทียบกับการใช้ระบบลอยตะกอนแบบคอลัมน์ขนาดโ Rodríguez ดังตารางที่ 5.3

**ตารางที่ 5.3 ตารางเปรียบเทียบระบบนำบัดน้ำทึ้งในเชิงค่าใช้จ่ายระหว่าง ระบบนำบัดน้ำทึ้งปัจจุบัน กับระบบนำบัดน้ำทึ้งเมื่อมีการเพิ่มระบบลอยตะกอนแบบคอลัมน์ เมื่อมีน้ำทึ้งเข้าระบบนำบัดที่ 200 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน**

รายการ	ระบบนำบัดน้ำทึ้งปัจจุบัน (บาทต่อวัน)	ระบบนำบัดน้ำทึ้งเมื่อมีการเพิ่มระบบ ลอยตะกอนแบบคอลัมน์ (บาทต่อวัน)
ค่าไฟฟ้า	12,600- 14,400	4,104 - 5,016
ค่าสาธารณูปโภค	-	1,200
รวมค่าใช้จ่าย	12,600- 14,400	5,304 - 6,216
ค่าใช้จ่ายที่ลดลง	-	7,296 - 8,184
รายได้ที่เกิดจากการขายตะกอนแห้ง	-	8,760
ผลประโยชน์ที่ได้ (ค่าใช้จ่ายที่ลดลง+ รายได้ที่เกิดจากการขายตะกอนแห้ง )	-	16,056 - 16,944

### 5.2.1 การประเมินค่าใช้จ่ายสำหรับระบบนำบัดน้ำทึ้งปัจจุบัน

ระบบนำบัดน้ำทึ้งปัจจุบันมีค่าใช้จ่ายในส่วนของค่าไฟฟ้าที่ประเมิน โดย คิดค่าใช้ไฟฟ้าเฉพาะบ่อเติมอากาศเท่านั้น ซึ่งจากการคำนวณ ( ดูภาคผนวก ข ประกอบ) ระบบนำบัดน้ำทึ้งเมื่อใช้ค่าไฟฟ้าที่ 525 – 600 บาทต่อชม. หรือ 12,600 ถึง 14,400 บาทต่อวัน

### **5.2.2 ระบบบำบัดน้ำทิ้งเมื่อมีการเพิ่มระบบระบบทดลองแบบคลัมน์**

ระบบบำบัดน้ำทิ้งที่ออกแบบโดยมีการเพิ่มระบบลดลงแบบคลัมน์ ในการแยกໂປຣຕິນແລະ ໄກມັນອອກຈາກນ້ຳທີ່ມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍໃນສ່ວນຂອງຄໍາໄຟຟ້າ ໂດຍການคำນວນນີ້ຈະຄືດຄ່າໃຊ້ໄຟຟ້າໃນສ່ວນປິ້ນອາກາສຂອງຫຼຸດຄອລັມນ໌ ແລະບ່ອເຕີມອາກາສ ແລະຄ່າໃຊ້ຈ່າຍທາງດ້ານເຄມືອື່ນຄ່າສໍາລັບ ແລະພອລິເມືອຮ່າງຈຸບວກ

#### **5.2.2.1 ຄໍາໄຟຟ້າຂອງເຄື່ອງອັດອາກາສຂອງຫຼຸດຄອລັມນ໌**

ການຄືດຕັ້ງຫຼຸດຄອລັມນ໌ ຜົ່ງມີນາດເດືອກນ້າກັບການທົດລອງໂດຍມີອັດຮານ້າທີ່ເຂົ້າຮ່ານ 200 ລູກບາສກໍເມືອຕົວວັນ ຜົ່ງຈາກການคำນວນ (ດູກາກພນວກ ຂ ປະກອບ) ຈຳເປັນຕົ້ນໃຊ້ຫຼຸດຄອລັມນ໌ຄື່ງ 53 ຫຼຸດ ຜົ່ງຕົ້ນເປົ້າອາກາສໃນແຕ່ລະຫຼຸດທີ່ 10 ລົດຕ່ອນາທີ່ ໂດຍເຄື່ອງອັດອາກາສນາດ 1 ແຮງນ້າສາມາຮດໃຫ້ອາກາສໄດ້ທີ່ 150 ລົດຕ່ອນາທີ່ ດັ່ງນັ້ນເຄື່ອງອັດອາກາສ 1 ແຮງນ້າສາມາຮດໃຫ້ໄດ້ 15 ຫຼຸດ ຈຶ່ງໃຊ້ເຄື່ອງອັດອາກາສນາດ 1 ແຮງນ້າເພີຍ 4 ເຄື່ອງ ຄືດແຮງນ້າທ່າກັນ 4 ແຮງນ້າ ພ້ອມ 2.98 ກີໂລວັດຕົວໜ້າຂ່າວໂມງ ຄໍາໄຟຟ້າທີ່ໃຊ້ມີອັດຮາປະມາຜົນທີ່ 20 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ ດັ່ງນັ້ນຮ່ານບົນດັ່ງທີ່ມີການໃຊ້ຄໍາໄຟຟ້າທີ່ຈາກເຄື່ອງອັດອາກາສ 60 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ 20 ນາທີ່ທ່າກັນ 1,440 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວວັນ

#### **5.2.2.2 ຄໍາໄຟຟ້າທີ່ໃຊ້ໃນບ່ອເຕີມອາກາສ**

ເມື່ອນ້າທີ່ທີ່ຜ່ານຮ່ານຄອລັມນ໌ເບົ້າສູ່ບ່ອໜັກແລະຜ່ານເຂົ້າສູ່ ຮ່ານບ່ອເຕີມອາກາສສາມາຮດລົດການເປີດເຄື່ອງເຕີມອາກາສໃຫ້ຍູ້ທີ່ 7.5 - 10 ແຮງນ້າ (ດູກາກພນວກ ຂ ປະກອບ) ໂດຍສັບການເປີດເຄື່ອງເຕີມອາກາສໂດຍວາງຮ່ານໄນ້ໃຫ້ຈຸດໃດຈຸດໜຶ່ງໃນປອມມີການນິ່ງເກີນ 2 ຂ້າໂມງ ໄມເຫັນນັ້ນແບກທີ່ເຮັດວຽກມີການທົດຕະກອນລົງກົນບ່ອ ຄໍາໄຟຟ້າ 5.58 - 7.45 ກີໂລວັດຕົວໜ້າຂ່າວໂມງ ຄໍາໄຟຟ້າທີ່ໃຊ້ມີອັດຮາປະມາຜົນທີ່ 20 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ ດັ່ງນັ້ນຮ່ານບົນດັ່ງນັ້ນທີ່ມີການໃຊ້ຄໍາໄຟຟ້າທີ່ 111 - 149 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ 2,664 ຄື່ງ 3,576 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ ສຽບມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍຈາກການໃຊ້ໄຟຟ້າ 171 - 209 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວ 4,104 ຄື່ງ 5,016 ນາທີ່ອົກໂລວັດຕົວວັນ

#### **5.2.2.3 ຄໍາສໍາລັບຄໍາຄົມ**

ການວັນຄໍາສໍາລັບຄໍາຄົມໂດຍມີນ້າທີ່ເຂົ້າສູ່ຮ່ານອັດຮາທີ່ 200 ລູກບາສກໍເມືອຕົວວັນ ຜົ່ງຈາກການคำນວນ (ດູກາກພນວກ ຂ ປະກອບ) ຈະໄດ້ດັ່ງນັ້ນ

1) ຄໍາສໍາລັບຄໍາຄົມມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍ 2.4 ນາທີ່/ລູກບາສກໍເມືອຕົວ ສໍາລັບຄໍາຄົມມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍ 8 ນາທີ່/ກີໂລກຣັມ ຄືດທ່າກັນ 480 ນາທີ່/ວັນ

2) ຄໍາພອລິເມືອຮ່າງມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍ 3.6 ນາທີ່/ລູກບາສກໍເມືອຕົວ ພອລິເມືອຮ່າງມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍ 120 ນາທີ່/ກີໂລກຣັມ ຄືດທ່າກັນ 720 ນາທີ່/ວັນ

ສຽບມີຄ່າໃຊ້ຈ່າຍສໍາລັບຄໍາຄົມ ທ່າກັນ 1,200 ນາທີ່/ວັນ

### 5.2.3 รายได้ที่ได้จากการบันนำบัดเมื่อมีการติดตั้ง ระบบลอยตะกอนแบบคอลัมน์

เมื่อมีอัตรานำ้ำทิ้งที่เข้าระบบ 200 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน หรือ 200,000 ลิตรต่อวัน ซึ่งจากการคำนวณ (ดูภาคผนวก ข ประกอบ) จะได้ตะกอนแห้งจากคอลัมน์ เท่ากับ 876 กิโลกรัมต่อวัน เมื่อรากาปลาปันในปัจจุบันกิโลกรัมละ 15 บาท แต่ราคายังคงแห้งที่นำ้าไปผสมคงได้ราคาประมาณกิโลกรัมละ 10 บาท ดังนั้นสามารถขายโปรตีนที่แยกได้ประมาณ 8,760 บาทต่อวัน หรือ 43.80 บาทต่อลูกบาศก์เมตร

นอกจากนี้เมื่อการเปรียบเทียบระหว่างระบบที่ใช้ลอยตะกอนคือระบบลอยตะกอนด้วยอากาศละลาย (Dissolved air flotation – DAF) จากการศึกษาของ ภัควดี ธรรมเจษฎา(2543) กับระบบที่มีการศึกษาคือการลอยตะกอนด้วยชุดลอยตะกอนแบบคอลัมน์ ดังตารางที่ 5.4

**ตารางที่ 5.4 การเปรียบเทียบระหว่างระบบ ที่ใช้ลอยตะกอนด้วยอากาศละลาย (Dissolved air flotation – DAF) กับระบบที่มี การศึกษาคือ การลอยตะกอนด้วยชุดลอยตะกอนแบบคอลัมน์**

รายการ	ระบบลอยตะกอนด้วยอากาศ ละลาย	การลอยตะกอนด้วยชุด ลอยตะกอนแบบคอลัมน์
ค่าใช้จ่าย	มีค่าไฟฟ้าที่สูงเพราะต้องอัด อากาศเข้าถังที่ความดันสูง	มีค่าไฟฟ้าที่ต่ำกว่าเพราะปั๊มลม จ่ายอากาศที่ความดันบรรยายกาศ
การดำเนินการควบคุม	ใช้ระบบถังอัดอากาศจึงต้องมี ระบบควบคุมที่ยุ่งยาก	ใช้ปั๊มลมในการให้อากาศจึงไม่ ยากในการควบคุม
ผลที่ได้จากการลอย ตะกอน	ได้ตะกอนแห้ง 3.8- 6.3 กิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร	ได้ตะกอนแห้งประมาณ 4.38 กิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร

จะเห็นได้ว่าระบบลอยตะกอนด้วยชุดคอลัมน์ที่มีค่าใช้จ่าย และการควบคุมดูแลระบบที่ต่ำกว่าระบบลอยตะกอนด้วยอากาศละลาย ส่วนตะกอนแห้งที่ได้จาก ระบบลอยตะกอนด้วยอากาศละลายจะได้ปริมาณที่มากกว่า ระบบลอยตะกอนด้วยชุดคอลัมน์แต่ปริมาณไม่ต่างกันมากนัก จึงสรุปได้ว่าระบบลอยตะกอนด้วยชุดคอลัมน์เป็นอีกทางเลือกของเทคโนโลยี สำหรับนำกลับ โปรตีนและไขมันที่แยกออกจากน้ำทิ้ง ไปใช้ประโยชน์อื่นได้