



ภาคผนวก ข



ภาคผนวก ข-1
รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

จากข้อมูลการเดินระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ ของปีแรกที่เปิดดำเนินการ พบว่า น้ำเสียจากการผลิตมีคุณลักษณะต่างจากที่กำหนดไว้ใน การออกแบบเดิม กล่าวคือ มีค่า BOD ของน้ำเข้าระบบเฉลี่ย 2,000 มก./ล. จากเดิมที่กำหนดไว้ 3,000 มก./ล. ส่วนค่า COD ของน้ำเสียที่เข้าสู่ระบบ ยังคงมีค่าเฉลี่ย เท่าเดิมคือ 6,000 มก./ล. ในส่วนด้านปริมาณน้ำเสีย เพื่อให้สอดคล้องกับลักษณะการทำงานของระบบ จึงกำหนดให้ค่าการออกแบบ อยู่ในช่วงที่มีการใช้น้ำสูงสุดแทนการใช้ค่าเฉลี่ย โดยกำหนดให้ปริมาณน้ำเสียเข้าสู่ระบบสูงสุดในช่วงฤดูหีบให้เท่ากับช่วงฤดูฝน เพื่อดูประสิทธิภาพของการบำบัดของระบบ สำหรับน้ำฝนปนเปื้อนยังคงคำนวณที่ปริมาณน้ำเข้าสู่ระบบ เท่าเดิม

เนื่องจากลักษณะของน้ำเสียจากการผลิตบางส่วน (น้ำทิ้งจากการล้างหม้อต้ม หม้อเคี้ยว) มีปริมาณไม่ต่อเนื่อง ทำให้มีปัญหากับการเดินระบบ บำบัดน้ำเสียในส่วนของการปรับสภาพน้ำเสีย ที่มีคุณลักษณะของน้ำเสียไม่คงที่ ทางโครงการจึงทำการปรับปรุง โดยเพิ่มบ่อเก็บน้ำล้างหม้อต้ม หม้อเคี้ยว ขนาด ประมาณ 36,900 ลบ.ม. เพื่อพักน้ำล้างหม้อต้ม หม้อเคี้ยว และทยอยสูบเข้าสู่บ่อปรับสภาพน้ำเสียต่อไป โดยใช้เครื่องสูบน้ำที่ย้ายมาจากบ่อสูบน้ำ Low BOD จำนวน 1 ชุด เพื่อไม่ให้จำนวนเครื่องจักรเพิ่มขึ้น

และเนื่องจากในการเดินระบบบำบัดน้ำเสียปีแรก พบปัญหาเรื่องการร้องเรียนจากชุมชน ว่า ได้รับผลกระทบด้านกลิ่นจากระบบบำบัดน้ำเสีย ดังนั้น ทางโครงการจึงปรับปรุงระบบบำบัดน้ำเสีย โดยการคลุมบ่อหมักไร้อากาศ 1 และ 2 เพื่อป้องกันกลิ่น H₂S ที่เกิดขึ้นจากกระบวนการหมักไร้อากาศ โดยได้การก่อสร้างระบบบำบัดอากาศเสีย เป็นระบบ Wet Bubble Treatment และ ระบบกรองผ่านตัวกลาง (Media Filtration) เพื่อกำจัด H₂S ที่เกิดขึ้น

1 ปริมาณและคุณลักษณะของน้ำเสีย

แหล่งกำเนิดน้ำเสีย ของโครงการโรงงานน้ำตาล มีลักษณะของน้ำเสียที่เข้าระบบตามการผลิตและช่วงฤดูกาล ดังนี้

- 1) ช่วงฤดูหีบอ้อย (เดือน ธ.ค. ถึง มี.ค.) เป็นน้ำเสียจากกระบวนการผลิตและจากการอุปโภค-บริโภค
- 2) ช่วงละลายน้ำตาลนอกช่วงฤดู (เดือน เม.ย.) เป็นน้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภค
- 3) ช่วงผลิตน้ำเชื่อมชูโครสนอกช่วงฤดู (เดือน พ.ค. ถึง ส.ค.) เป็นน้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภค และน้ำเสียที่เกิดจากน้ำฝนปนเปื้อนลานกองเชื้อเพลิงและลานกองกากตะกอนหม้อกรอง
- 4) ช่วงปิดหีบหรือซ่อมบำรุง (เดือน ก.ย. ถึง พ.ย.) เป็นน้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภค และน้ำเสียที่เกิดจากน้ำฝนปนเปื้อนลานกองเชื้อเพลิงและลานกองกากตะกอนหม้อกรอง

แหล่งกำเนิดน้ำเสีย		ปริมาณ (ลบ.ม./วัน)	ค่า BOD (มก./ล.)	BOD Loading (กก. BOD/วัน)	ค่า COD (มก./ล.)	COD Loading (กก. COD/วัน)
ช่วงฤดูหีบอ้อย	กระบวนการผลิตน้ำตาล	300.0	2,000	600.00	6,000	1,800.00
	การอุปโภค-บริโภค	83.20	250	20.81	500	41.62
รวม		383.20		620.81		1,841.62
ค่า BOD, COD น้ำเข้า (เฉลี่ย), มก./ลิตร			1,620.07		4,805.85	
ช่วงละลาย น้ำตาล	การอุปโภค-บริโภค	70.88	250.00	17.72	500.00	35.44
	รวม	70.88		17.72		35.44
ค่า BOD น้ำเข้า (เฉลี่ย), มก./ลิตร			250.00		500.00	
ช่วงผลิต น้ำเชื่อม	น้ำฝนปนเปื้อน	1,200.00	1,500.00	1,800.00	3,000.00	3,600.00
	การอุปโภค-บริโภค	73.4	250.00	18.36	500.00	36.72
รวม		1,273.4		1,818.4		3,636.72
ค่า BOD น้ำเข้า (เฉลี่ย), มก./ลิตร			1,427.91		2,855.82	
ช่วงปิดหีบ/ ซ่อมบำรุง	น้ำฝนปนเปื้อน	1,200.00	1,500.00	1,800.00	3,000.00	3,600.00
	การอุปโภค-บริโภค	62.48	250.00	15.62	500.00	31.24
รวม		1,262.48		1,815.62		3,631.24
ค่า BOD น้ำเข้า (เฉลี่ย), มก./ลิตร			1,438.14		2,876.28	

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบช่วงฤดูหีบอ้อย (เดือน ธ.ค. ถึง มี.ค.)	=	383.20	ลบ.ม./วัน
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบช่วงละลายน้ำตาลนอกช่วงฤดู (เดือนเม.ย.)	=	70.88	ลบ.ม./วัน
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบช่วงผลิตน้ำเชื่อมซูโครสนอกช่วงฤดู (เดือน พ.ค. ถึง ส.ค.)	=	1,273.40	ลบ.ม./วัน
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบช่วงปิดหีบ/ซ่อมบำรุง (เดือน ก.ย. ถึง พ.ย.)	=	1,262.48	ลบ.ม./วัน

กำหนด ขนาดของระบบบำบัดน้ำเสีย		ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
ปริมาณน้ำเสียที่เข้าระบบ	=	383.20	1,273.40	ลบ.ม./วัน
ขนาดระบบบำบัดน้ำเสียที่ออกแบบ	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
คุณลักษณะของน้ำเสีย ค่า BOD น้ำเข้า	=	2,000.00	1,500.00	มก./ล.
กำหนด ค่า BOD น้ำออกจากระบบ ไม่เกิน 20.00 มก./ล. (ค่าที่กำหนดสำหรับออกแบบ = 16.00 มก./ล.)				
คุณลักษณะของน้ำเสีย ค่า COD น้ำเข้า	=	6,000.00	4,500.00	มก./ล.
กำหนด ค่า COD น้ำออกจากระบบ ไม่เกิน 120.00 มก./ล. (ค่าที่กำหนดสำหรับออกแบบ = 110.00 มก./ล.)				
คุณลักษณะของน้ำเสีย ค่า TSS น้ำเข้า	=	550.00	550.00	มก./ล.
กำหนด ค่า TSS น้ำออกจากระบบ ไม่เกิน 50.00 มก./ล. (ค่าที่กำหนดสำหรับออกแบบ = 30.00 มก./ล.)				

2 แนวความคิดในการออกแบบระบบบำบัดน้ำเสีย

น้ำเสียจากกระบวนการผลิตต่างๆ ทั้งหมดจะไหลรวมเข้าสู่ระบบรวมน้ำเสียของโครงการ เพื่อไปยังระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ ซึ่งประกอบด้วยระบบบำบัดทางเคมีและระบบบำบัดทางชีวภาพ โดยน้ำเสียจะถูกเติมสารเคมีเพื่อปรับค่าพีเอช ให้เหมาะสมกับการเจริญเติบโตของจุลินทรีย์ที่อยู่ในระบบบำบัดน้ำเสียทางชีวภาพ ซึ่งโครงการเลือกใช้ระบบบำบัดแบบบ่อปรับเสถียร (Waste Stabilization Pond) และ บ่อเติมอากาศ (Aerated Lagoon) ประกอบด้วย

ชื่อบ่อ	ค่าระดับน้ำ อ้างอิง (ม.รทก.)	ขนาดบ่อ					โครงสร้าง บ่อ
		พท.ผิวน้ำ	ลึก	ปริมาตร	HRT ช่วงหีบ	HRT ช่วงฤดูฝน	
		(ตร.ม.)	(ม.)	(ลบ.ม.)	(วัน)	(วัน)	
A บ่อปรับสภาพน้ำเสีย	54.00	4,060.00	4.00	11,184.00	8.60	8.60	ปู PE 1.5 mm.
บ่อปรับค่าพีเอช	57.50	36.00	2.00	36.00	39.88 นาที	39.88 นาที	คสล.
B บ่อหมักไร้อากาศ 1	54.50	5,661.00	4.00	18,047.00	13.88	13.88	ปู PE 1.5 mm. และ คลุมบ่อด้วยแผ่น PE
C บ่อหมักไร้อากาศ 2	54.40	5,312.00	3.90	16,455.00	12.66	12.66	ปู PE 1.5 mm. และ คลุมบ่อด้วยแผ่น PE
D บ่อแฟคัลเททีฟ 1	54.30	2,216.00	2.80	4,840.00	3.72	3.72	ปู PE 1.5 mm.
E บ่อเติมอากาศ	54.20	2,453.00	3.70	6,635.00	5.10	5.10	ปู PE 1.5 mm.
F บ่อขัดแต่ง	54.10	1,304.00	2.60	2,495.00	1.92	1.92	ปู PE 1.5 mm.
บ่อส้มผัสคลอรีน	53.90	18.00	2.00	36.00	39.88 นาที	39.88 นาที	คสล.
G บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด 1	53.80	1,218.00	3.30	2,665.00	2.05	2.05	ปู PE 1.5 mm.
H บ่อพักน้ำทิ้งฉุกเฉิน	53.80	1,218.00	3.30	2,665.00	2.05	2.05	ปู PE 1.5 mm.
I บ่อเก็บน้ำทิ้งหลังบำบัด 1	53.70	26,068.00	3.70	87,713.00	67.47	67.47	ปู PE 1.5 mm.
J บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด 2	53.70	26,068.00	3.70	87,713.00	67.47	67.47	ปู PE 1.5 mm.
O บ่อเก็บน้ำล้างหม้อต้ม หม้อเคียว	54.50	9,171.00	5.00	36,922.00			ปู PE 1.5 mm.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุรินทร์ จำกัด จ.สระแก้ว

โดยน้ำทิ้งที่ออกจากระบบ จะถูกหมุนเวียนนำกลับไปใช้ภายในโครงการ เช่น ใช้ในกระบวนการผลิตของโครงการ และใช้ฉีดพรมกองขานอ้อยในแปลงบริษัท เป็นการลดปริมาณน้ำดิบที่ต้องการใช้ของโครงการ และทำให้ไม่มีการปล่อย น้ำทิ้งจากระบบบำบัดน้ำเสียออกนอกโครงการ

3 การออกแบบระบบบำบัดน้ำเสีย

3.1 คำกำหนดการออกแบบ

- (1) จาก Design values of permissible volumetric BOD Loadings on and Percentage BOD removal in anaerobic pond at various Temperatures (Alexiou and Mara,2003)

Temperature (T, °C)	Volumetric loading (g/m ³ d)	BOD removal (%)
<10	100	40
10-20	20T-100	2T+20
20-25	10T+100	2T+20
>25	350	70
เลือกใช้ค่าการออกแบบ ช่วงอุณหภูมิ 10-20 °C		
ดังนั้น ช่วงออกแบบที่เหมาะสม	100-300	40-60

- (2) Loading Rate for Anaerobic Pond 0.16-0.32 kg COD/m³/d (Stuckey,1981)

3.1 บ่อปรับสภาพน้ำเสีย (Equalization Pond 1), A

	ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
จากแบบ พื้นที่บ่อทั้งหมด	= 5,110.00	5,110.00	ตร.ม.
(WL +54.00) พื้นที่ผิวน้ำ	= 4,060.00	4,060.00	ตร.ม.
(EL +50.00) พื้นที่กันบ่อ	= 1,612.00	1,612.00	ตร.ม.
ความลึกน้ำ	= 4.00	4.00	ม.
ความชันขอบบ่อ	= 1 : 2		ม./ม.
ระยะขอบบ่อ	= 1.50	1.50	ม.
ปริมาตรบ่อปรับสภาพน้ำเสีย	= 11,184.00	11,184.00	ลบ.ม.
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบ	= 1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
รวมปริมาณน้ำเสีย	= 1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
Loading BOD in	= 2,600.00	1,950.00	กก.BOD/วัน
Total Loading BOD	= 2,600.00	1,950.00	กก.BOD/วัน
ค่า BOD เฉลี่ย	2,000.00	1,500.00	มก./ล.
ค่า BOD ออกแบบ	= 2,000.00	1,500.00	มก./ล.
Loading COD in	= 7,800.00	5,850.00	กก.COD/วัน
Total Loading COD	= 7,800.00	5,850.00	กก.COD/วัน

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด จ.สระแก้ว

ค่า COD เฉลี่ย	=	6,000.00	4,500.00	
ค่า COD ออกแบบ	=	6,000.00	4,500.00	มก./ล.
Loading TSS in	=	715.00	715.00	กก.TSS/วัน
Total Loading TSS	=	715.00	715.00	กก.TSS/วัน
ค่า TSS เฉลี่ย	=	550.00	550.00	
ค่า TSS ออกแบบ	=	550.00	550.00	มก./ล.
ระยะเวลาพักเก็บ	=	8.60	8.60	วัน

ออกแบบ ระบบเพิ่มออกซิเจน (DO) ในน้ำเสีย และกวนน้ำเสียให้เป็นเนื้อเดียวกัน

Power required for Mixing 5 kW/1,000 cu.m. of water Mara (1976)

กำหนด	พลังงานในการกวน	=	5.00	5.00	kW/1,000 ลบ.ม.
	ต้องการพลังงานในการกวน	=	55.92	55.92	kW
ดังนั้น	เลือกใช้เครื่องเติมอากาศ	=	8.00	8.00	ชุด
	ขนาดมอเตอร์	=	10.00	10.00	kW
	สลับกันทำงาน 6 ชุด สักรอง 2 ชุด	=	6.00	6.00	ชุด
	O ₂ transfer	=	1.00	1.00	kg.O ₂ / hr.-kW
	eff 0.6 50.00%	=	432.00	432.00	kg.O ₂ / day

3.2 บ่อปรับค่าพีเอช

		ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
	อัตราการไหล	=	1,300.00	1,300.00 ลบ.ม./วัน
	ระยะเวลาสัมผัส	=	30.00	30.00 นาที
	ปริมาตรบ่อที่ต้องการ	=	27.08	27.08 ลบ.ม.
เลือก	บ่อขนาด (กว้าง x ยาว)	=	3.00 x 6.00	ตร.ม.
	(WL +57.50) ความลึกของน้ำ	=	2.00	2.00 ม.
	(EL +58.50) ระยะขอบบ่อ	=	1.00	1.00 ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อ	=	36.00	36.00 ลบ.ม.
ตรวจสอบ	ระยะเวลาสัมผัส	=	39.88	39.88 นาที (ใช้ได้)

3.3 บ่อหมักไร้อากาศ 1 (Anaerobic Pond 1), B (Acidogenic)

		ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
	ปริมาณน้ำเสียที่เข้า	=	1,300.00	1,300.00 ลบ.ม./วัน
	ค่า BOD น้ำเข้า	=	2,000.00	1,500.00 มก./ล.
	BOD Loading	=	2,600.00	1,950.00 กก.BOD/วัน
	ค่า COD น้ำเข้า	=	6,000.00	4,500.00 มก./ล.
	COD Loading	=	7,800.00	5,850.00 กก.COD/วัน
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	4.00	4.00 ม.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวังสุรินทร์ จำกัด จ.สระแก้ว

กำหนด	ความชันขอบ่อ	=	1 : 2	ม./ม.
	ระยะขอบ่อ	=	1.00	1.00 ม.
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	6,300.00	6,300.00 ตร.ม.
(WL +54.50)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	5,661.00	5,661.00 ตร.ม.
(EL +50.50)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	3,440.00	3,440.00 ตร.ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อจริง	=	18,047.00	18,047.00 ลบ.ม.
	ระยะเวลาักเก็บ	=	13.88	13.88 วัน

คำนวณค่า BOD และ COD โดยใช้ Generalized BOD,COD Removal Kinetic Equation

Le = Li/[Kn(Le/Li)^n*T+1]	BOD Li	=	2,000.00	1,500.00	มก./ล.
	Le	=	810.20	607.65	มก./ล.
(Acidogenic)	Kn	=	2.50	2.50	/วัน
(Acidogenic)	n	=	3.50	3.50	
	T	=	13.88	13.88	วัน
	BOD Le	=	810.21	607.66	
	COD Li	=	5,667.69	4,167.69	มก./ล.
	Le	=	2,149.44	1,580.57	มก./ล.
(Acidogenic)	Kn	=	2.50	2.50	/วัน
(Acidogenic)	n	=	3.15	3.15	
	T	=	13.88	13.88	วัน
	COD Le	=	2,149.46	1,580.59	

ตรวจสอบ	Volumetric loading (BOD)	=	144	108	ก.บอด/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า BOD	=	59.49%	59.49%	%
ดังนั้น	ค่า BOD ที่ออกจากบ่อ	=	810.21	607.66	มก./ล.
ตรวจสอบ	Volumetric loading (COD)	=	432	324	ก.คอด/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า COD	=	62.08%	62.08%	%
	ค่า COD ที่ออกจากบ่อ	=	2,149.46	1,580.59	มก./ล.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินท์ จำกัด จ.สระแก้ว

คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	550.00	550.00	มก./ล.
ค่า SOR		=	0.23	0.23	ม./วัน
ความเร็วในการตกตะกอน	Vs	=	0.50	0.50	ม./วัน
ประสิทธิภาพในการตกตะกอน		=	50.00%	50.00%	
	SS out	=	275.00	275.00	มก./ล.

3.4 บ่อหมักไร้อากาศ 2 (Anaerobic Pond 2), C (Methanogenic)

ช่วงฤดูหีบ

ช่วงฤดูฝน

	ปริมาณน้ำเสียที่เข้า	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
	ค่า BOD น้ำเข้า	=	810.21	607.66	มก./ล.
	BOD Loading	=	1,053.28	789.96	กก.BOD/วัน
	ค่า COD น้ำเข้า	=	2,149.46	1,580.59	มก./ล.
	COD Loading	=	2,794.29	2,054.77	กก.COD/วัน
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	3.90	3.90	ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.10	1.10	ม.
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	6,000.00	6,000.00	ตร.ม.
(WL +54.40)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	5,312.00	5,312.00	ตร.ม.
(EL +50.50)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	3,200.00	3,200.00	ตร.ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อจริง	=	16,455.00	16,455.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลาักเก็บ	=	12.66	12.66	วัน

คำนวณค่า BOD และ COD โดยใช้ Generalized BOD,COD Removal Kinetic Equation

$Le = Li/[Kn(Le/Li)^{nT}+1]$	BOD Li	=	810.21	607.66	มก./ล.
	Le	=	338.96	254.22	มก./ล.
(Methanogenic)	Kn	=	1.50	1.50	/วัน
(Methanogenic)	n	=	3.00	3.00	
	T	=	12.66	12.66	วัน
	BOD Le	=	338.97	254.22	
	COD Li	=	2,149.46	1,580.59	มก./ล.
	Le	=	891.48	655.55	มก./ล.
(Methanogenic)	Kn	=	1.20	1.20	/วัน
(Methanogenic)	n	=	2.70	2.70	
	T	=	12.66	12.66	วัน
	COD Le	=	891.49	655.55	

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี่ จำกัด จ.สระแก้ว

ตรวจสอบ	Volumetric loading (BOD)	=	64	48	ก. BOD/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า BOD	=	58.16%	58.16%	%
ดังนั้น	ค่า BOD ที่ออกจากบ่อ	=	338.97	254.22	มก./ล.
ตรวจสอบ	Volumetric loading (COD)	=	170	125	ก. COD/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า COD	=	58.53%	58.53%	%
	ค่า COD ที่ออกจากบ่อ	=	891.49	655.55	มก./ล.
คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	275.00	275.00	มก./ล.
	ค่า SOR	=	0.24	0.24	ม./วัน
	ความเร็วในการตกตะกอน	Vs	=	0.50	ม./วัน
	ประสิทธิภาพในการตกตะกอน	=	50.00%	50.00%	
	SS out	=	137.50	137.50	มก./ล.

3.6 บ่อแฟคัลเตทีฟ 1 (Facultative Pond 1), D

	ปริมาณน้ำเสียที่เข้า	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
	ค่า BOD น้ำเข้า	=	338.97	254.22	มก./ล.
	BOD Loading	=	440.66	330.49	กก. BOD/วัน
	ค่า COD น้ำเข้า	=	891.49	655.55	มก./ล.
	COD Loading	=	1,158.94	852.21	กก. COD/วัน
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	2.80	2.80	ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.20	1.20	ม.
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	2,700.00	2,700.00	ตร.ม.
(WL +54.30)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	2,216.00	2,216.00	ตร.ม.
(EL +51.50)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	1,276.00	1,276.00	ตร.ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อจริง	=	4,840.00	4,840.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลากักเก็บ	=	3.72	3.72	วัน
	$Le = Li / [Kt * T2 * n + 1]$				
	BOD Li	=	338.97	254.22	มก./ล.
	Kt ref	=	0.50	0.50	1/วัน
	$Kt_{ref} \times (1.06)^{(T-20)}$	Kt	=	0.75	1/วัน
	n	=	0.70	0.70	
	T2	=	3.72	3.72	วัน
	BOD Le	=	117.42		

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวก้าวสันหล้า จำกัด จ.สระแก้ว

	COD Li	=	891.49	655.55	มก./ล.
	Kt ref	=	0.40	0.40	1/วัน
Ktref x(1.06)^(T-20)	Kt	=	0.60	0.60	1/วัน
	n	=	0.80	0.80	
	T2	=	3.72	3.72	วัน
	COD Le	=	327.57	240.87	
ตรวจสอบ	Volumetric loading (BOD)	=	91	68	ก.BOD/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า BOD	=	65.36%	65.36%	%
ดังนั้น	ค่า BOD ที่ออกจากบ่อ	=	117.42	88.06	มก./ล.
ตรวจสอบ	Volumetric loading (COD)	=	239	176	ก.COD/ลบ.ม.-วัน
กำหนด	ประสิทธิภาพของบ่อในการลดค่า COD	=	63.26%	63.26%	%
	ค่า COD ที่ออกจากบ่อ	=	327.57	240.87	มก./ล.
คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	137.50	137.50	มก./ล.
	ค่า SOR	=	0.59	0.59	ม./วัน
	ความเร็วในการตกตะกอน	Vs	=	0.50	ม./วัน
	ประสิทธิภาพในการตกตะกอน	=	50.00%	50.00%	
	SS out	=	68.75	68.75	มก./ล.

3.7 บ่อเติมอากาศ (Aeration Pond), E

			ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
	ปริมาณน้ำเสียที่เข้า	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
	ค่า BOD น้ำเข้า	=	117.42	88.06	มก./ล.
	BOD Loading	=	152.64	114.48	กก.BOD/วัน
	ค่า COD น้ำเข้า	=	327.57	240.87	มก./ล.
	COD Loading	=	425.84	313.13	กก.COD/วัน
			BOD	COD	
กำหนด	ค่า k (1st order Reaction)	=	3.00	2.70	1/day
	ค่า kd	=	1.00	0.90	1/day
	ค่า Y	=	0.50	0.40	ก.VSS/ก.BOD,ก.COD
			ช่วงฤดูหีบ	ช่วงฤดูฝน	
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	3,000.00	3,000.00	ตร.ม.
(WL +54.20)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	2,453.00	2,453.00	ตร.ม.
(EL +50.50)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	1,200.00	1,200.00	ตร.ม.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด จ.สระแก้ว

กำหนด	ความลึกน้ำ	=	3.70	3.70	ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.30	1.30	ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อจริง	=	6,635.00	6,635.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลาักเก็บ	=	5.10	5.10	วัน
คำนวณหา	ค่า BOD Soluble ที่ออกจากบ่อเติมอากาศ				
	Safety Factor	=	2.00	2.00	
จากสูตร	$S = S_i \times (1/(1+k.HRT))$	(BOD) =	13.57	10.17	มก./ล.
		(COD) =	41.52	30.53	มก./ล.
คำนวณหา	ตะกอนแบบคทีเรีย (X)				
	$X = Y (S_i - S) / (1 + k_d.HRT)$	(BOD) =	14.62	10.96	มก.VSS/ล.
		(COD) =	34.71	25.52	มก.VSS/ล.
คำนวณหา	ความต้องการออกซิเจน (O_2)	(BOD)			
	$O_2 = 1.5 (S_i - S) Q - 1.42 X Q$	=	175.52	131.64	กก.O ₂ /วัน
		(BOD) =	7.31	5.49	กก.O ₂ /ชม.
กำหนด	อัตราการเติม O_2 ของเครื่องเติมอากาศ		1.00	1.00	กก.O ₂ /แรงแม้-ชม.
	ต้องการเครื่องเติมอากาศ	(BOD) =	7.31	5.49	แรงแม้
		=	5.49	4.11	kW
คำนวณหา	ความต้องการออกซิเจน (O_2)	(COD)			
	$O_2 = 1.5 (S_i - S) Q$	=	493.50	362.89	กก.O ₂ /วัน
		(COD) =	20.56	15.12	กก.O ₂ /ชม.
กำหนด	อัตราการเติม O_2 ของเครื่องเติมอากาศ		1.10	1.10	กก.O ₂ /แรงแม้-ชม.
	ต้องการเครื่องเติมอากาศ	(COD) =	18.69	13.75	แรงแม้
		=	14.02	10.31	kW
กำหนด	พลังงานในการกวน	=	5.00	5.00	kW/1,000 ลบ.ม.
	ต้องการพลังงานในการกวน	=	33.18	33.18	kW
ดังนั้น	เลือกใช้เครื่องเติมอากาศ	=	6.00	6.00	ชุด
	ขนาดมอเตอร์	=	10.00	10.00	kW
	สลับกันทำงาน 4 ชุด สักรอง 2 ชุด				

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

ดังนั้น	ค่า Total BOD ที่ออกจากบ่อ	=	27.45	20.59	มก./ล.	
	(= S + 0.95X)					
	ค่า BOD (S) ที่ออกจากบ่อ	=	13.57	10.17	มก./ล.	
	ประสิทธิภาพของบ่อ (BOD)	=	76.62	76.62	%	
	ค่า Total COD ที่ออกจากบ่อ	=	74.49	54.77	มก./ล.	74.49
	ประสิทธิภาพของบ่อ (COD)	=	77.26	77.26	%	

3.8 บ่อขัดแต่ง (Polishing Pond), F

	ปริมาณน้ำเสียที่เข้า	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน	
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	1,750.00	1,750.00	ตร.ม.	
(WL +54.10)	พื้นที่ผิวหน้า	=	1,304.00	1,304.00	ตร.ม.	
(EL +51.50)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	646.00	646.00	ตร.ม.	
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	2.60	2.60	ม.	
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.	
	ระยะขอบบ่อ	=	1.40	1.40	ม.	
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อขัดแต่ง	=	2,495.00	2,495.00	ลบ.ม.	
	ระยะเวลาักเก็บ	=	1.92	1.92	วัน	

คำนวณหาค่า BOD ที่ออกจากบ่อขัดแต่ง โดยใช้ First-order BOD removal kinetics

$Le = Li \times e^{-kt}$	BOD Li	=	27.45	20.59	มก./ล.	
	k_{ref}	=	0.25	0.25	1/วัน	
$K_{ref} \times (1.06)^{(T-20)}$	k	=	0.38	0.38	1/วัน	
	T	=	1.92	1.92	วัน	
	BOD Le	=	13.34	10.01	มก./ล.	

คำนวณค่า COD น้ำออก	COD in	=	74.49	54.77	มก./ล.	
COD ที่ย่อยได้หลังออกจากบ่อ	COD out	=	13.34	10.01	มก./ล.	
ค่า COD น้ำออก	COD total	=	60.38	44.19	มก./ล.	

คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	35.24	31.59	มก./ล.	
ค่า SOR		=	1.00	1.00	ม./วัน	
ความเร็วในการตกตะกอน	V_s	=	0.50	0.50	ม./วัน	
ประสิทธิภาพในการตกตะกอน		=	50.15%	50.15%		
	SS out	=	17.57	15.75	มก./ล.	

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

BOD น้ำที่ออกจากบ่อขัดแต่ง	=	13.34	10.01	มก./ล.
COD น้ำที่ออกจากบ่อขัดแต่ง	=	60.38	44.19	มก./ล.
SS น้ำที่ออกจากบ่อขัดแต่ง	=	17.57	15.75	มก./ล.

ค่า BOD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า	ไม่เกิน 16	ไม่เกิน 16	มก./ล.
ค่า COD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า	ไม่เกิน 110	ไม่เกิน 110	มก./ล.
ค่า SS น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า	ไม่เกิน 30	ไม่เกิน 30	มก./ล.

3.1 บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด 1 (Effluent Pond 1), G

อัตราการไหล	=	1,300.00	1,300.00	ลบ.ม./วัน
จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	1,750.00	ตร.ม.
(WL +53.80) พื้นที่ผิวน้ำ	=	1,218.00	1,218.00	ตร.ม.
(EL +50.50) พื้นที่กันบ่อ	=	450.00	450.00	ตร.ม.
กำหนด ความลึกน้ำ	=	3.30	3.30	ม.
กำหนด ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.70	ม.
ดังนั้น ปริมาตรบ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด	=	2,665.00	2,665.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลากักเก็บ	=	2.05	วัน

ออกแบบ ระบบเพิ่มออกซิเจน (DO) ในน้ำทิ้งหลังบำบัด เพื่อให้มีค่า DO มากกว่า 6.0 มก./ลิตร

กำหนด	ค่า DO ของน้ำทิ้งหลังบำบัด ภายในบ่อพักน้ำทิ้ง	=	6.00	มก./ล
	ปริมาณ O ₂ ที่ต้องเติมให้น้ำทิ้ง (= 2 เท่าของค่า BODน้ำทิ้ง)	=	26.69	มก./ล
	ปริมาณ O ₂ ที่ต้องเติม	=	32.69	มก./ล
	ปริมาณ O ₂ ที่ต้องการ ใน 1 วัน	=	87.11	kg O ₂ /d
		=	3.63	kg O ₂ /hr
	ใช้ Surface Aerator=	2 Units/pond	= >	2.00 Units
	ขนาดมอเตอร์ 10 kW	O ₂ Transfer	=	1.20 kg.O ₂ /hr.-kW
	(Operate =	1 Units & Standby =		1.00 Units)
ตรวจสอบ	อัตราการถ่ายเท O ₂ ของเครื่องเติมอากาศ	=	12.00	kg.O ₂ /hr.

คำนวณหาค่า BOD ที่ออกจากบ่อEffluent โดยใช้ First-order BOD removal kinetics

$Le = Li \times e^{-kt}$	BOD Li	=	13.34	10.01	มก./ล.
	k ref	=	0.25	0.25	1/วัน
$Kref \times (1.06)^{(T-20)}$	k	=	0.38	0.38	1/วัน
	T	=	2.05	2.05	วัน
	BOD Le	=	6.17	4.63	มก./ล.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี่ จำกัด จ.สระแก้ว

คำนวณค่า COD น้ำออก	COD in	=	60.38	44.19	มก./ล.
COD ที่ย่อยได้หลังออกจากบ่อ	COD out	=	6.17	4.63	มก./ล.
ค่า COD น้ำออก	COD total	=	53.21	38.81	มก./ล.
คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	17.57	15.75	มก./ล.
ค่า SOR		=	1.07	1.07	ม./วัน
ความเร็วในการตกตะกอน	Vs	=	0.50	0.50	ม./วัน
ประสิทธิภาพในการตกตะกอน		=	46.85%	46.85%	
	SS out	=	9.34	8.37	มก./ล.
BOD น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	6.17	4.63	มก./ล.
COD น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	53.21	38.81	มก./ล.
SS น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	9.34	8.37	มก./ล.
ค่า BOD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 16	ไม่เกิน 16	มก./ล.
ค่า COD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 110	ไม่เกิน 110	มก./ล.
ค่า SS น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 30	ไม่เกิน 30	มก./ล.

3.1 บ่อเก็บน้ำทิ้งหลังบำบัด 1 (Holding Pond 1), I

จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	27,797.00	27,797.00	ตร.ม.
(WL +53.70)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	26,068.00	26,068.00	ตร.ม.
(EL +50.00)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	21,411.00	21,411.00	ตร.ม.
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	3.70	3.70	ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.30	1.30	ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด	=	87,713.00	87,713.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลาักเก็บ	=	67.47	67.47	วัน

คำนวณหาค่า BOD ที่ออกจากบ่อ Holding pond1 โดยใช้ First-order BOD removal kinetics

$Le = Li \times e^{-kt}$	BOD Li	=	6.17	4.63	มก./ล.
	k ref	=	0.20	0.20	1/วัน
$Kref \times (1.06)^{(T-20)}$	k	=	0.30	0.30	1/วัน
	T	=	67.47	67.47	วัน
	BOD Le	=	3.09	2.32	มก./ล.

รายการคำนวณระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

คำนวณค่า COD น้ำออก	COD in	=	53.21	38.81	มก./ล.
COD ที่ย่อยได้หลังออกจากบ่อ	COD out	=	0.00	0.00	มก./ล.
ค่า COD น้ำออก	COD total	=	47.03	34.18	มก./ล.
คำนวณค่า SS น้ำออก	SS in	=	9.34	8.37	มก./ล.
ค่า SOR		=	0.05	0.05	ม./วัน
ความเร็วในการตกตะกอน	Vs	=	0.50	0.50	ม./วัน
ประสิทธิภาพในการตกตะกอน		=	80.00%	80.00%	
	SS out	=	1.87	1.67	มก./ล.
BOD น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	3.09	2.32	มก./ล.
COD น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	47.03	34.18	มก./ล.
SS น้ำที่ออกจากบ่อ Effluent		=	1.87	1.67	มก./ล.
ค่า BOD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 16	ไม่เกิน 16	มก./ล.
ค่า COD น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 110	ไม่เกิน 110	มก./ล.
ค่า SS น้ำที่ออกจากระบบ มีค่า			ไม่เกิน 30	ไม่เกิน 30	มก./ล.

3.14 บ่อเก็บน้ำทิ้งหลังบำบัด 2 (Holding Pond 2), J

จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	27,797.00	27,797.00	ตร.ม.
(WL +53.70)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	26,068.00	26,068.00	ตร.ม.
(EL +53.00)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	21,411.00	21,411.00	ตร.ม.
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	3.70	3.70	ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.30	1.30	ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด	=	87,713.00	87,713.00	ลบ.ม.
	ระยะเวลากักเก็บ	=	67.47	67.47	วัน

3.15 บ่อเก็บน้ำล้างหม้อต้ม หม้อเคียว, O

จากแบบ	พื้นที่บ่อทั้งหมด	=	10,000.00		ตร.ม.
(WL +53.70)	พื้นที่ผิวน้ำ	=	9,171.00		ตร.ม.
(EL +53.00)	พื้นที่ก้นบ่อ	=	5,692.00		ตร.ม.
กำหนด	ความลึกน้ำ	=	5.00		ม.
กำหนด	ความชันขอบบ่อ	=	1 : 2		ม./ม.
	ระยะขอบบ่อ	=	1.00		ม.
ดังนั้น	ปริมาตรบ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด	=	36,922.00		ลบ.ม.
	ระยะเวลากักเก็บ	=	123.07		วัน

ตารางคำนวณปริมาตรน้ำของบ่อในระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ

ระดับดินเดิมบริเวณบ่อบำบัด = 55.00 ม.รทก.

บ่อ A บ่อปรับสภาพน้ำเสีย (High BOD)					บ่อ B บ่อหมักไร้อากาศ 1				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)	
55.50	5,110				55.50	6,300			
54.00	4,060	3,730	11,184	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 11,184	54.50	5,661	5,361	18,047	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 18,047
53.00	3,400	3,086	7,454		53.50	5,060	4,774	12,686	
52.00	2,772	2,474	4,368		52.50	4,488	4,218	7,912	
51.00	2,176	1,894	1,894		51.50	3,948	3,694	3,694	
50.00	1,612				50.50	3,440			
บ่อ C บ่อหมักไร้อากาศ 2					บ่อ D บ่อแฟคัลเตีฟ				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)	
55.50	6,000				55.50	2,700			
54.40	5,312	4,543	16,455	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 16,455	54.30	2,216	1,656	4,840	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 4,840
53.50	4,784	4,504	11,912		53.50	1,924	1,754	3,184	
52.50	4,224	3,960	7,408		52.50	1,584	1,430	1,430	
51.50	3,696	3,448	3,448		51.50	1,276			
50.50	3,200								
บ่อ E บ่อเติมอากาศ					บ่อ F บ่อ Polishing Pond				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม.)	(ลบ.ม.)	
55.50	3,000				55.50	1,750			
54.20	2,453	1,623	6,635	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 6,635	54.10	1,304	731	2,495	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 2,495
53.50	2,184	2,004	5,012		53.50	1,134	1,004	1,764	
52.50	1,824	1,660	3,008		52.50	874	760	760	
51.50	1,496	1,348	1,348		51.50	646			
50.50	1,200								

ตารางคำนวณปริมาตรน้ำของบ่อในระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ

ระดับดินเดิมบริเวณบ่อบำบัด = 55.00 ม.รทก.

บ่อ A บ่อปรับสภาพน้ำเสีย (High BOD)					บ่อ B บ่อหมักไร้อากาศ 1				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.50	5,110				55.50	6,300			
54.00	4,060	3,730	11,184	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 11,184	54.50	5,661	5,361	18,047	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 18,047
53.00	3,400	3,086	7,454		53.50	5,060	4,774	12,686	
52.00	2,772	2,474	4,368		52.50	4,488	4,218	7,912	
51.00	2,176	1,894	1,894		51.50	3,948	3,694	3,694	
50.00	1,612				50.50	3,440			
บ่อ G บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด 1					บ่อ H บ่อพักน้ำทิ้งฉุกเฉิน				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.50	1,750				55.50	1,750			
53.80	1,218	353	2,665	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 2,665	53.80	1,218	353	2,665	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 2,665
53.50	1,134	1,004	2,312		53.50	1,134	1,004	2,312	
52.50	874	760	1,308		52.50	874	760	1,308	
51.50	646	548	548		51.50	646	548	548	
50.50	450				50.50	450			
บ่อ I บ่อเก็บน้ำทิ้งหลังบำบัด 1 (Holding Pond 1)					บ่อ J บ่อเก็บน้ำทิ้งหลังบำบัด 2 (Holding Pond 2)				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.00	27,797				55.00	27,797			
53.70	26,068	17,928	87,713	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 87,713	53.70	26,068	17,928	87,713	ปริมาตรบ่อ ใช้งาน 87,713
53.00	25,155	24,515	69,785		53.00	25,155	24,515	69,785	
52.00	23,875	23,251	45,270		52.00	23,875	23,251	45,270	
51.00	22,627	22,019	22,019		51.00	22,627	22,019	22,019	
50.00	21,411				50.00	21,411			

ตารางคำนวณปริมาณน้ำของบ่อในระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ

ระดับดินเดิมบริเวณบ่อบำบัด = 55.00 ม.รทก.

บ่อ A บ่อปรับสภาพน้ำเสีย (High BOD)					บ่อ B บ่อหมักไร้อากาศ 1				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.50	5,110				55.50	6,300			
54.00	4,060	3,730	11,184	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 11,184	54.50	5,661	5,361	18,047	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 18,047
53.00	3,400	3,086	7,454		53.50	5,060	4,774	12,686	
52.00	2,772	2,474	4,368		52.50	4,488	4,218	7,912	
51.00	2,176	1,894	1,894		51.50	3,948	3,694	3,694	
50.00	1,612				50.50	3,440			
บ่อ L1 บ่อรับน้ำทิ้ง Low BOD					บ่อ O บ่อเก็บน้ำล้างหม้อต้ม หม้อเคี้ยว (Buffer Pond)				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.50	2,218				55.50	10,000			
54.00	1,566	1,364	2,960	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 2,960	54.50	9,171	8,808	36,922	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 36,922
53.00	1,162	976	1,596		53.50	8,445	8,077	28,114	
52.00	790	620	620		52.50	7,709	7,357	20,037	
51.00	450				51.50	7,004	6,668	12,680	
					50.50	6,332	6,012	6,012	
					49.50	5,692			
บ่อ L2 บ่อพักน้ำทิ้ง Low BOD					บ่อ L3 บ่อพักน้ำลูกเหว Low BOD				
ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน	ค่าระดับ	พื้นที่บ่อ	ปริมาตร	ปริมาตรสะสม	การใช้งาน
(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)		(ม.รทก.)	(ตร.ม.)	(ลบ.ม)	(ลบ.ม)	
55.50	1,736				55.50	1,736			
54.50	1,423	1,279	3,043	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 3,043	54.50	1,422	1,278	3,042	ปริมาณบ่อ ใช้งาน 3,042
53.50	1,134	1,004	1,764		53.50	1,134	1,004	1,764	
52.50	874	760	760		52.50	874	760	760	
51.50	646				51.50	646			

สำเนาใบอนุญาตประกอบวิชาชีพวิศวกรรมควบคุม

รายการคำนวณระบบบำบัดอากาศเสีย ของระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุรินทร์ จำกัด จ.สระแก้ว

โครงการฯ ได้มีการปรับปรุงระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ เพื่อแก้ไขปัญหาเรื่องกลิ่นเหม็นจากระบบบำบัดน้ำเสีย ที่ส่งผลกระทบต่อชุมชน ซึ่งจากลักษณะการทำงานของระบบบำบัดน้ำเสียที่โครงการก่อสร้าง มีการกำหนดขั้นตอนการบำบัดน้ำเสีย ในส่วนแรกของกระบวนการบำบัดน้ำเสีย เป็นการบำบัดโดยจุลินทรีย์แบบไม่ใช้อากาศ ที่จะมีก๊าซที่เกิดจากย่อยสลายค่า BOD และ COD ของน้ำเสีย ประกอบด้วยก๊าซหลักๆ ได้แก่ ก๊าซมีเทน (CH_4) ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) และก๊าซไฮโดรเจนซัลไฟด์ (H_2S) ซึ่งมีกลิ่นและสามารถละลายน้ำได้ดี โดยการรวบรวมก๊าซที่เกิดขึ้นมาบำบัด ใน 2 ขั้นตอน

ขั้นตอนแรก จะนำปลายท่อรวบรวมก๊าซจากภายในบ่อบำบัดไร้อากาศ 1 และบ่อบำบัดไร้อากาศ 2 มาจุ่มลงในน้ำที่มีการเติมสารละลาย $\text{NaOH} + \text{NaOCl}$ เพื่อดูดซับ H_2S ก่อนที่ก๊าซที่ลอยขึ้น จะไหลผ่าน ชุดกรองแบบมีตัวกลาง Activated Carbon ชนิดกำจัด H_2S ย่อยให้เป็นซัลเฟต เป็นการบำบัดในขั้นตอนที่ 2 ก่อนปล่อยออกสู่บรรยากาศ

1 ปริมาณและคุณลักษณะของอากาศเสีย

อากาศเสียที่เกิดจากกระบวนการหมักแบบไร้อากาศ ประกอบด้วย

- 1) ก๊าซมีเทน (CH_4) เป็นก๊าซที่ไม่มีสีและกลิ่น ละลายน้ำได้ยาก
- 2) ก๊าซไฮโดรเจนซัลไฟด์ (H_2S) ไม่มีสี เป็นพิษ และเป็นก๊าซไวไฟ มีกลิ่นเหม็นคล้ายไข่เน่า
- 3) ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) ไม่มีสี ไม่มีกลิ่น

ปริมาตรบ่อหมักไร้อากาศ 1,2 รวม	=	34,502.00	ลบ.ม.
พื้นที่ผิวน้ำ รวม	=	10,973.00	ตร.ม.
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบ (Peak Day)	=	1,300.00	ลบ.ม./วัน

การคำนวณปริมาณก๊าซที่เกิดขึ้น

ค่า COD ที่ถูกกำจัด (6,000-891.49)	=	5,108.51	มก./ล.
ปริมาณน้ำเสียเข้าระบบ	=	1,300.00	ลบ.ม./วัน
มวล COD ที่ถูกกำจัด	=	6,641.06	กก./วัน
อัตราการเกิด มีเทน	=	35%	
มีเทน ที่เกิดขึ้น	=	2,324.37	ลบ.ม./วัน
ไบโอแก๊สรวม (สมมติ $\text{CH}_4=65\%$)	=	3,575.96	ลบ.ม./วัน
	=	0.04139	ลบ.ม./วินาที
อัตราต่อพื้นที่ผิวน้ำ	=	0.326	ลบ.ม./ตร.ม.วัน
ก๊าซ H_2S (ที่ 2,000 ppm ในไบโอแก๊ส)	=	7.152	ลบ.ม./วัน
มวล	=	10.87	กก. H_2S /วัน

รายการคำนวณระบบบำบัดอากาศเสีย ของระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)
โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุรินทร์ จำกัด จ.สระแก้ว

2. การคำนวณแรงดันก๊าซได้ผ่าน PE

แรงดันเกิน (gauge) เพื่อให้แผ่นโป่งขึ้นประมาณได้จากความสูงของ h $Dp = r \cdot g \cdot h$

ความสูงโป่ง, h	แรงดัน Dp (Pa)	(mbar)
5 มม.	49	0.49
10 มม.	98	0.98
20 มม.	196	1.96
50 มม.	491	4.91
100 มม.	981	9.81

เพื่อความปลอดภัยของแผ่น PE และซีล กำหนดให้มีการรักษาแรงดันได้ผ้า 0.5-2.0 mbar

3. การคำนวณขนาดช่องระบาย (แบบพาสซีฟ) ที่ทำให้แรงดันต่ำ

อัตราก๊าซรวม = 0.04139 ลบ.ม./วินาที

orifice $Q = A (Dp / r_{gas})^{1/2}$

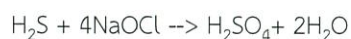
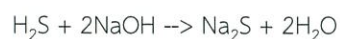
r_{gas} = 1.20 กก./ลบ.ม.

เป้าหมาย Dp	พื้นที่ช่องรวม A (ตร.ม.)	เส้นผ่านศูนย์กลางท่อ (มม.)
50 Pa (0.5 mbar)	0.00453	76
100 Pa (1.0 mbar)	0.00321	64
200 Pa (2.0 mbar)	0.00227	54

เลือกใช้ท่อ HDPE ขนาด 80 มม. จำนวน 4 ชุด กระจายออกจากบ่อตามแนวของบ่อ

4. การออกแบบ การบำบัดอากาศเสียในขั้นตอนแรก Wet Bubble

ปริมาณ H_2S = 10.87 กก. H_2S /วัน



ใช้ NaOCl 2 mol ต่อ H_2S 1 mol H_2S = 319.00 mol

ต้องการ NaOCl = 638.00 mol

NaOCl 74.44 g/mol = 47.49 กก./วัน

ใช้สารละลาย 10% w/w = 474.93 ลิตร/วัน

ใช้ NaOH เพื่อปรับค่าพีเอช = 15-25 กก./วัน

รายการคำนวณระบบบำบัดอากาศเสีย ของระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด จ.สระแก้ว

ออกแบบ	ถังปฏิกิริยาและถังเก็บสารละลาย	จำนวน	=	4.00	ชุด
	พื้นที่ส่วนที่ทำปฏิกิริยา Dia. 1.16 ม.		=	1.06	ตร.ม.
	ความสูงน้ำ		=	0.50	ม.
	ปริมาตรถังปฏิกิริยา		=	0.53	ลบ.ม.
	พื้นที่ส่วนเก็บสารละลาย (ไม่คิดส่วนหัวของขอบถัง)		=	0.86	ตร.ม.
	ความสูงน้ำ		=	0.50	ม.
	ปริมาตรถังเก็บสารละลาย		=	0.43	ลบ.ม.
	รวมปริมาตรถัง		=	0.96	ลบ.ม.
			=	957.35	ลิตร
	ระยะเวลาการใช้งาน (จากการคำนวณ)		=	2.02	วัน/รอบ-ชุด
	รวมปริมาตรถังสารละลาย ทั้งหมด		=	3.83	ลบ.ม.
	ระยะเวลาการใช้งาน (จากการคำนวณ)		=	8.06	วัน

ออกแบบ	ถังรับสารละลาย (ถังน้ำล้น)			
	พื้นที่ ถังรับสารละลาย (ถังน้ำล้น)	=	0.58	ตร.ม.
	ความสูงน้ำ	=	0.50	ม.
	ปริมาตรถังรับสารละลาย	=	0.29	ลบ.ม.
	ปริมาตรถังรับสารละลาย รวม	=	1.16	ลบ.ม.

กำหนดให้มี ระบบ Wet Bubble จำนวน 4 จุด

ออกแบบ ปลายท่อให้จุ่มน้ำใน Wet Bubble ประมาณ 3-5 เซนติเมตร

5. การออกแบบ การบำบัดอากาศเสียในขั้นตอนที่สอง Carbon Filter

	ปริมาณ H_2S ที่เหลือจากกำจัดในขั้นตอนแรก 10%	=	1.09	กก. H_2S /วัน
	ใช้ Activated carbon ชนิดกำจัด H_2S เช่น KOH/KI			
	ความจุของการดูดซับ	=	0.20	กก. H_2S /กก.carbon
	ความหนาแน่นกอง (bulk density) ของ carbon	=	450.00	กก./ลบ.ม.
	ปริมาณ carbon ที่ต้องใช้	=	5.44	กก./วัน
กำหนด	รอบการเติม Carbon	=	30.00	วัน/ครั้ง
	ปริมาณ carbon ที่ต้องใช้	=	163.05	กก./เดือน

รายการคำนวณระบบบำบัดอากาศเสีย ของระบบบำบัดน้ำเสีย (ปรับปรุง 2568)

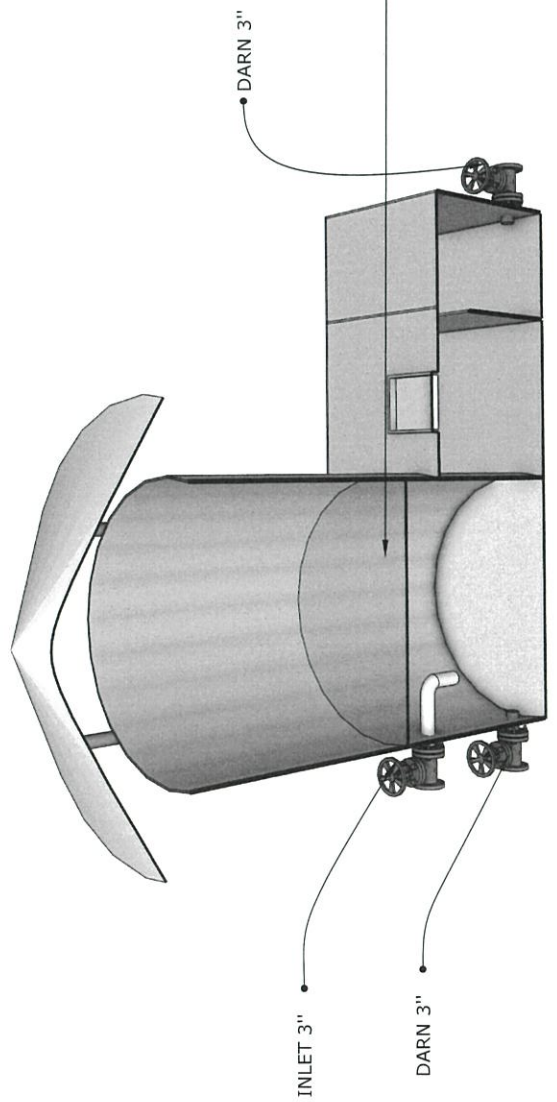
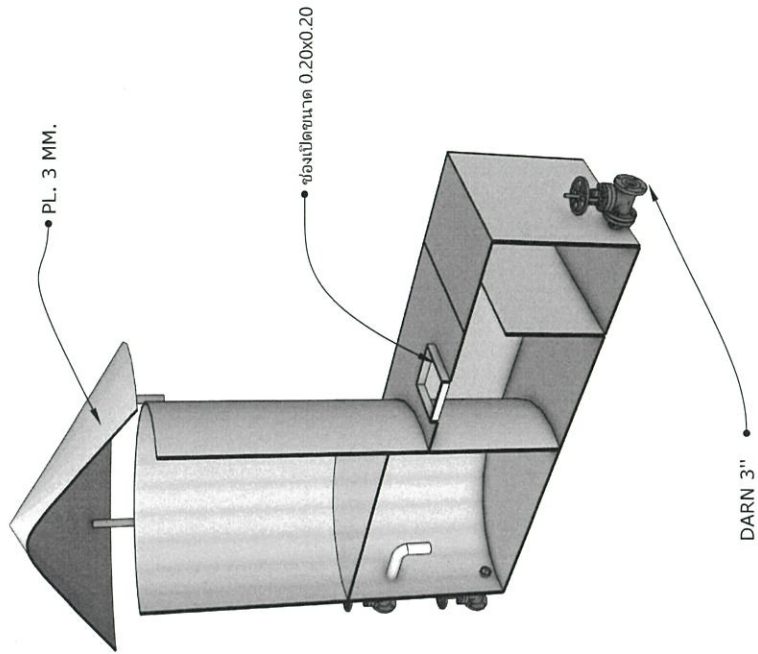
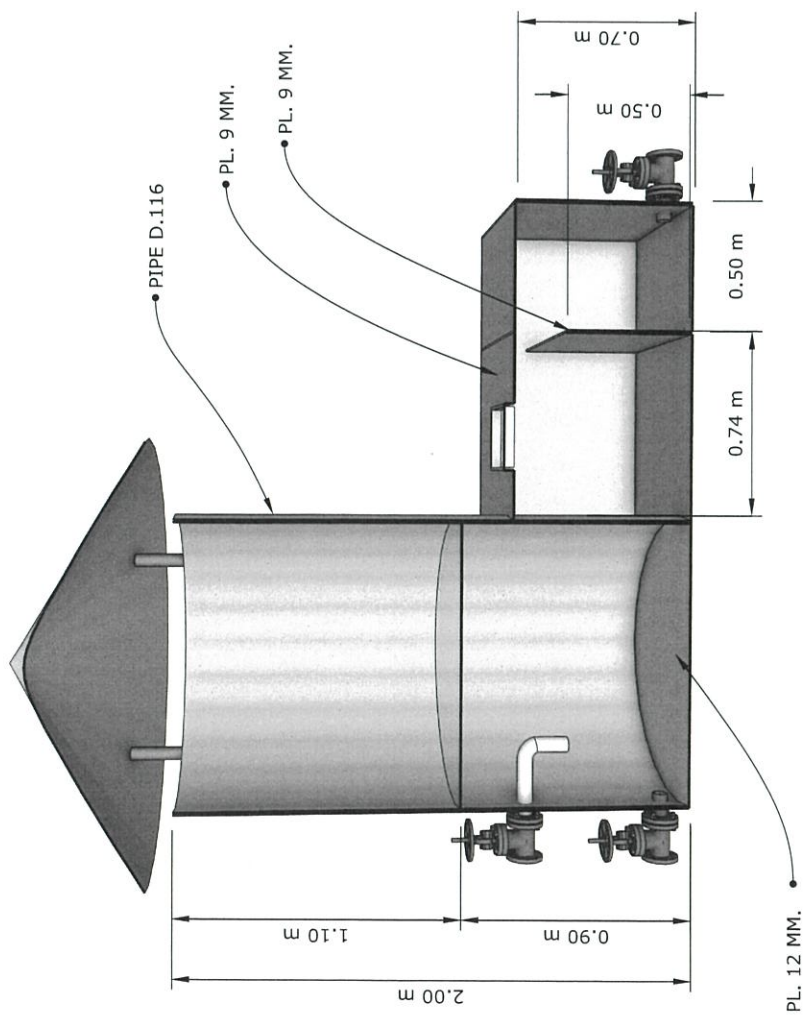
โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสุรินทร์ จำกัด จ.สระแก้ว

ขนาด ถังกรอง Carbon ที่เลือกใช้ Dia.1.16 ม.	=	1.06	ตร.ม.
ความลึกของชั้นกรอง carbon	=	0.80	ม.
จำนวน ถังกรอง	=	4.00	ชุด
ความเร็วของการกรอง	=	0.0098	ม./วินาที
ระยะเวลาสัมผัส	=	81.67	วินาที
Pressure Drop (60-120 Pa/เมตร)	=	96.00	Pa
ปริมาณสารกรอง รวม	=	3.38	ลบ.ม.
	=	1,521.07	กก.
ระยะเวลาใช้งาน	=	9.33	เดือน

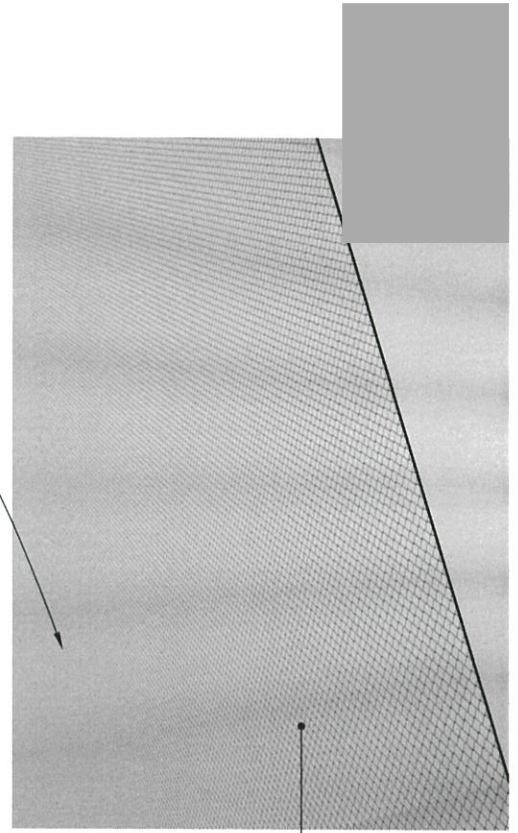
แบบแสดงรายละเอียดระบบบำบัดอากาศ

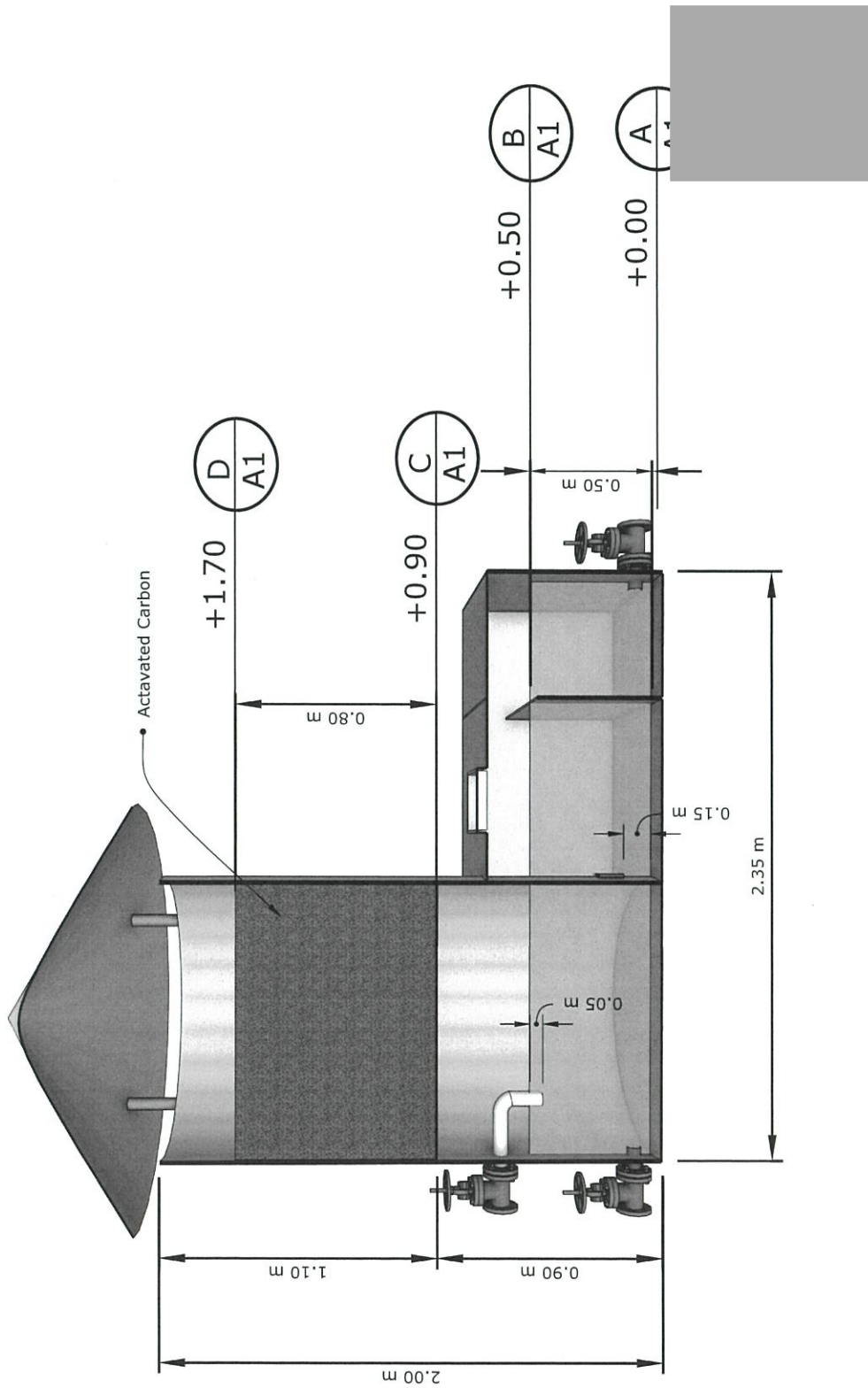
จากบ่อหมักไร้อากาศ 1 & 2

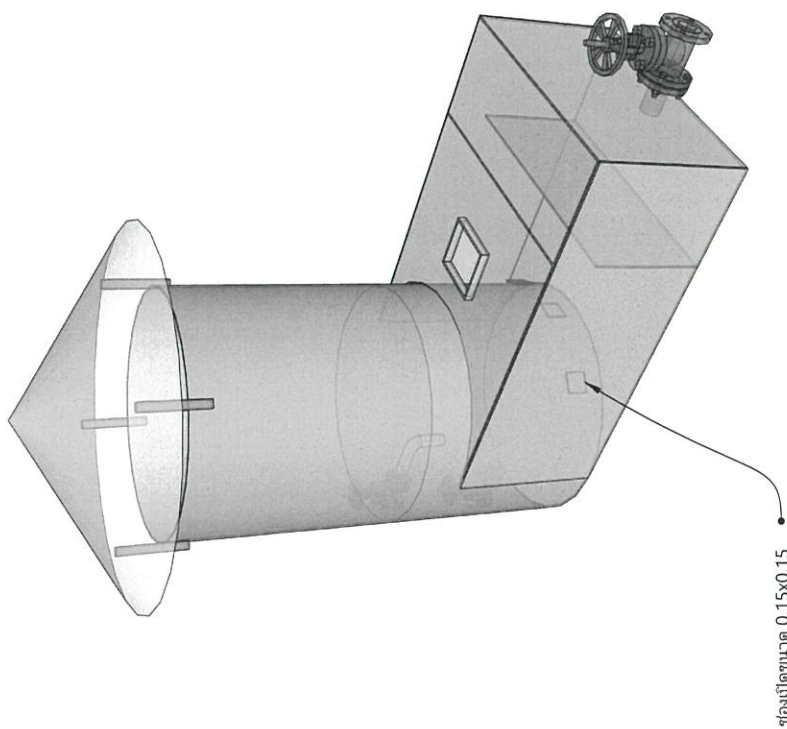
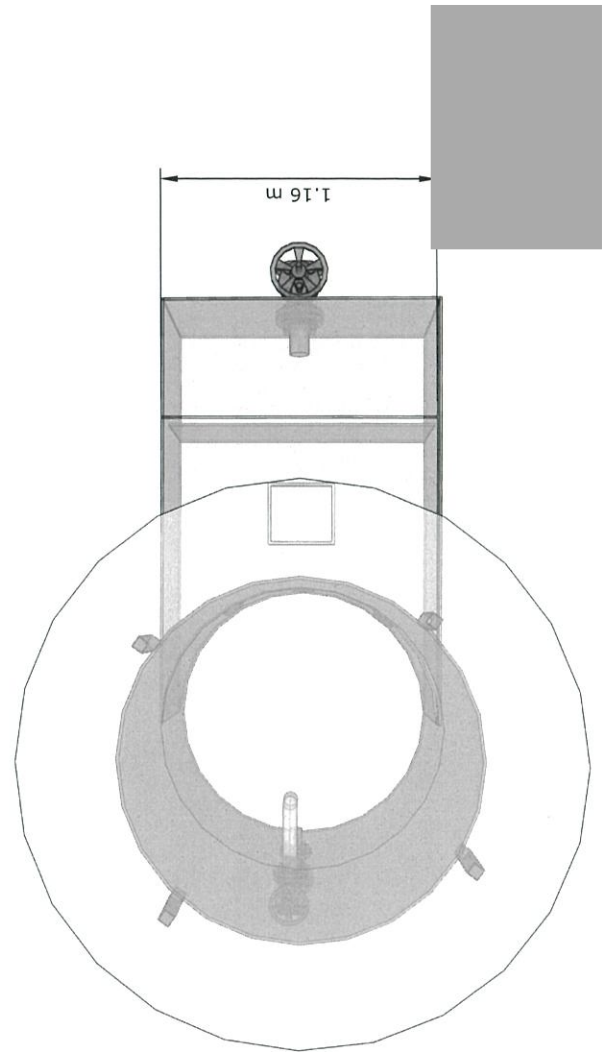
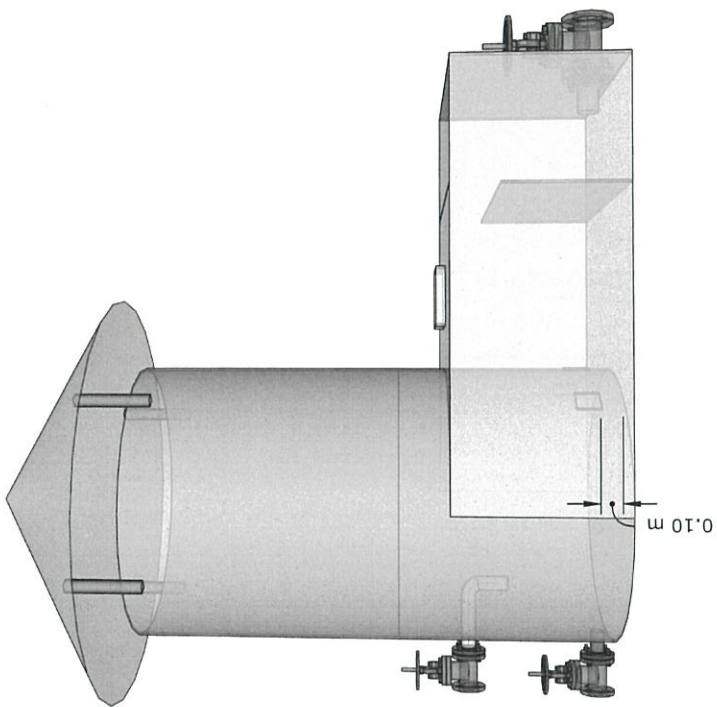
โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกว่างสุ้นหลี จำกัด



แผ่นตะแกรงหรือตาข่าย ความห่างระหว่างช่อง ไม่เกินกว่า 4 มม







ใบอนุญาตประกอบวิชาชีพวิศวกรรมควบคุม



ภาคผนวก ข-2

การแต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม



คำสั่งจังหวัดสระแก้ว

ที่ ๖๘๕ / ๒๕๖๖

เรื่อง แต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee)
โครงการ โรงงานผลิตน้ำตาล และ โครงการ โรงไฟฟ้าชีวมวล ของ บริษัท น้ำตาลนิวก้าวสันหลี จำกัด

ด้วย บริษัท น้ำตาลนิวก้าวสันหลี จำกัด ได้ขออนุมัติแต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม เพื่อให้การดำเนินโครงการฯ เป็นไปตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม รวมไปถึงมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม และเป็นประโยชน์ที่จะก่อให้เกิดความเข้าใจอันดีระหว่างโรงงาน ชุมชน และ ภาครัฐราชการ

ดังนั้น จึงแต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม โครงการ โรงงานผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวก้าวสันหลี จำกัด ประกอบด้วย

๑. คณะกรรมการผู้แทนภาคประชาชน

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.ผักขะ

๑.๑
๑.๒
๑.๓
๑.๔
๑.๕
๑.๖
๑.๗
๑.๘
๑.๙

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหนองหอย
ตัวแทนหมู่ที่ ๒ บ้านห้วยเตือ
ตัวแทนหมู่ที่ ๔ บ้านห้วยพะโย
ตัวแทนหมู่ที่ ๕ บ้านโป่งคอม
ตัวแทนหมู่ที่ ๖ บ้านทตหลวง
ตัวแทนหมู่ที่ ๗ บ้านทตน้อย
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๐ บ้านกุดกล้า
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๑ บ้านคลองยาง
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๒ บ้านหนองสลักไถ

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.วัฒนานคร

๑.๑๐
๑.๑๑
๑.๑๒
๑.๑๓
๑.๑๔
๑.๑๕

ตัวแทนหมู่ที่ ๓ บ้านโนนจิก
ตัวแทนหมู่ที่ ๖ บ้านหนองคุ้ม
ตัวแทนหมู่ที่ ๘ บ้านอ่างไผ่
ตัวแทนหมู่ที่ ๙ บ้านทางหลวง
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๓ บ้านเนินผาสุก
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๔ บ้านวังเสียว

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.หันทราย

๑.๑๖
๑.๑๗
๑.๑๘
๑.๑๙

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหันทราย
ตัวแทนหมู่ที่ ๓ บ้านหนองบัวเหนือ
ตัวแทนหมู่ที่ ๔ บ้านหนองบัวใต้
ตัวแทนหมู่ที่ ๖ บ้านเนินผาสุก

/๑.๒๐ นายไสว...

๑.๒๐
๑.๒๑
๑.๒๒
๑.๒๓

ตัวแทนหมู่ที่ ๗ บ้านโนนสะอาด
ตัวแทนหมู่ที่ ๘ บ้านดงหม
ตัวแทนหมู่ที่ ๙ บ้านบ่อหลวง
ตัวแทนหมู่ที่ ๑๐ บ้านบ่อบัวโบสถ์

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.หนองแขวง

๑.๒๔
๑.๒๕
๑.๒๖
๑.๒๗

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหนองแขวง
ตัวแทนหมู่ที่ ๕ บ้านหนองแขวง
ตัวแทนหมู่ที่ ๖ บ้านหนองหมู
ตัวแทนหมู่ที่ ๗ บ้านหนองแขวง

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ เทศบาลตำบลบ้านด่าน

๑.๒๘
๑.๒๙
๑.๓๐
๑.๓๑

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านด่าน
ตัวแทนหมู่ที่ ๒ บ้านหนองขาม
ตัวแทนหมู่ที่ ๕ บ้านโรงเรียน
ตัวแทนหมู่ที่ ๖ บ้านกุดม่วง

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.คลองทับจันทร์

๑.๓๒
๑.๓๓

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหนองกลอย
ตัวแทนหมู่ที่ ๙ บ้านฝั่งคลอง

๒. คณะกรรมการผู้แทนภาคราชการ / นักวิชาการในท้องถิ่น และผู้นำชุมชน

- ๒.๑ รองผู้ว่าราชการจังหวัดสระแก้วที่ได้รับมอบหมาย
- ๒.๒ ผู้อำนวยการรักษาความมั่นคงภายในราชอาณาจักรจังหวัดสระแก้ว หรือผู้แทน
- ๒.๓ นายแพทย์สาธารณสุขจังหวัดสระแก้ว หรือผู้แทน
- ๒.๔ ผู้อำนวยการสำนักงานทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อมจังหวัดสระแก้ว หรือผู้แทน
- ๒.๕ อุตสาหกรรมจังหวัดสระแก้ว หรือผู้แทน
- ๒.๖ พลังงานจังหวัดสระแก้ว หรือผู้แทน
- ๒.๗ นายอำเภอวัฒนานคร หรือผู้แทน
- ๒.๘ นายอำเภออรัญประเทศ หรือผู้แทน

๒.๙
๒.๑๐
๒.๑๑
๒.๑๒
๒.๑๓
๒.๑๔
๒.๑๕

ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๒ บ้านห้วยเตี๋ย ต.ผักขะ
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๔ บ้านห้วยพะโย ต.ผักขะ
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๖ บ้านทตหลวง ต.ผักขะ
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๗ บ้านทตน้อย ต.ผักขะ
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๑๐ บ้านกุดกล้า ต.ผักขะ
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๙ บ้านทางหลวง ต.วัฒนานคร
ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๓ บ้านหนองบัวเหนือ ต.หันทราย

๓. คณะกรรมการผู้แทนโครงการฯ

- ๓.๑ ตัวแทนโครงการฯ ด้านการบริหารโรงงาน
- ๓.๒ ตัวแทนโครงการฯ ด้านวัตถุดิบและมวลชนสัมพันธ์
- ๓.๓ ตัวแทนโครงการฯ ด้านสิ่งแวดล้อม

/โดยให้...

โดยให้คณะกรรมการฯ มีหน้าที่ดังนี้

๑. สร้างเสริมความเข้าใจอันดีระหว่างโครงการกับชุมชน และประสานความร่วมมือกับหน่วยงานอื่นหรือผู้ที่เกี่ยวข้อง

๒. ร่วมกระบวนการตรวจวัดคุณภาพสิ่งแวดล้อมและผลการตรวจวัดตามมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมของโครงการฯ และเผยแพร่ประชาสัมพันธ์ให้ชุมชนและหน่วยงานที่เกี่ยวข้องทราบ

๓. กำกับดูแลการดำเนินงานของโครงการตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบสิ่งแวดล้อมและมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมของโครงการ

๔. เป็นตัวแทนของชุมชนในการตรวจเยี่ยมโครงการ และติดตามตรวจสอบการดำเนินงานของโครงการให้สอดคล้องกับระเบียบ มาตรฐานกฎหมายที่เกี่ยวข้อง

๕. เป็นศูนย์กลางเพื่อประสานความร่วมมือในการดำเนินงานใดๆ เพื่อก่อให้เกิดความสัมพันธ์ที่ดีระหว่างโครงการกับชุมชน

๖. เป็นเวทีในการแลกเปลี่ยนความคิดเห็นและแลกเปลี่ยนข้อมูลเพื่อติดตามผลการดำเนินการและการแก้ไขปัญหาร่วมกันระหว่างโครงการ ชุมชนและหน่วยงานต่างๆ ซึ่งจะก่อให้เกิดประสิทธิภาพและประสิทธิผล เพื่อความสมานฉันท์ โดยคำนึงถึงประโยชน์ที่แท้จริงของชุมชน

๗. ตรวจสอบข้อเท็จจริง ให้ข้อคิดเห็นและข้อเสนอแนะต่อการจัดการข้อร้องเรียนเกี่ยวกับปัญหาและผลกระทบที่ได้รับจากการดำเนินโครงการ และแนวทางการป้องกันและแก้ไขปัญหา

๘. ร่วมเจรจาไกล่เกลี่ยและหาข้อยุติกรณีมีข้อพิพาทปัญหาสิ่งแวดล้อมระหว่างโครงการกับชุมชน และพิจารณากำหนดอัตราค่าชดเชยกรณีข้อพิพาทปัญหาสิ่งแวดล้อมระหว่างโครงการกับชุมชน

ทั้งนี้ ตั้งแต่วันที่ ๒๘ กุมภาพันธ์ ๒๕๖๖ เป็นต้นไป

สั่ง ณ วันที่ ๗ เดือน มีนาคม พ.ศ. ๒๕๖๖



ผู้ว่าราชการจังหวัดสระแก้ว



คำสั่งจังหวัดสระแก้ว
ที่ ๒๘๗๕ / ๒๕๖๖

เรื่อง แก้ไขคำสั่งแต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee)
โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด

ตามคำสั่งจังหวัดสระแก้ว ที่ ๖๘๕/๒๕๖๖ ลงวันที่ ๗ มีนาคม ๒๕๖๖ เรื่อง แต่งตั้ง
คณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) โครงการโรงงาน
ผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด นั้น

เนื่องจากจังหวัดสระแก้ว ได้รับแจ้งจากบริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด ว่ามีคณะกรรมการ
ติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล
และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด ตัวแทนผู้นำชุมชน หมู่ที่ ๗ บ้านทนต์น้อย
ตำบลผักขะ ได้เสียชีวิต ทำให้องค์ประกอบของคณะกรรมการฯ ว่างลง โดยบริษัทฯ ได้ประสานไปยังองค์การ
บริหารส่วนตำบลผักขะ เพื่อขอรายชื่อทดแทน และได้รายชื่อตัวแทนเรียบร้อยแล้ว ดังนั้น เพื่อให้เป็นไปตาม
มาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม รวมไปถึงมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบ
ทางด้านสิ่งแวดล้อม จึงให้แก้ไขคำสั่งจังหวัดสระแก้ว ที่ ๖๘๕/๒๕๖๖ ลงวันที่ ๗ มีนาคม ๒๕๖๖ ดังนี้

จากเดิม ๒.๑๒

ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๗ บ้านทนต์น้อย ตำบลผักขะ

แก้ไขเป็น ๒.๑๒

ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ ๗ บ้านทนต์น้อย ตำบลผักขะ

นอกนั้นให้เป็นไปตามคำสั่งเดิมทุกประการ

ทั้งนี้ ตั้งแต่บัดนี้เป็นต้นไป

สั่ง ณ วันที่ ๑๕ ตุลาคม พ.ศ. ๒๕๖๖

ผู้ว่าราชการจังหวัดสระแก้ว



คำสั่งจังหวัดสระแก้ว

ที่ ๑๖๐๕ / ๒๕๖๗

เรื่อง แก้ไขคำสั่งแต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด

ตามคำสั่งจังหวัดสระแก้ว ที่ ๖๘๕/๒๕๖๖ ลงวันที่ ๗ มีนาคม ๒๕๖๖ เรื่อง แต่งตั้งคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด นั้น

เนื่องจากจังหวัดสระแก้ว ได้รับแจ้งจากบริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด ว่ามีคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล และโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท น้ำตาลนิวกวางสุ่นหลี จำกัด ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.คลองทับจันทร์ หมู่ที่ ๑ บ้านหนองกลอย ได้เสียชีวิต ทำให้องค์ประกอบของคณะกรรมการฯ ขาดลง โดยบริษัทฯ ได้ประสานผู้ใหญ่บ้านหมู่ที่ ๑ บ้านหนองกลอย ตำบลคลองทับจันทร์ อำเภออรัญประเทศ เพื่อขอรายชื่อทดแทน และได้รายชื่อตัวแทนเรียบร้อยแล้ว ดังนั้น เพื่อให้เป็นไปตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม รวมไปถึงมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม จึงให้แก้ไขคำสั่งจังหวัดสระแก้ว ที่ ๖๘๕/๒๕๖๖ ลงวันที่ ๗ มีนาคม ๒๕๖๖ ดังนี้

๑. คณะกรรมการฯ ผู้แทนภาคประชาชน

ตัวแทนประชาชนในเขตพื้นที่ อบต.คลองทับจันทร์

จากเดิม ๑.๓๒

แก้ไขเป็น ๑.๓๒

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหนองกลอย

ตัวแทนหมู่ที่ ๑ บ้านหนองกลอย

นอกนั้นให้เป็นไปตามคำสั่งเดิมทุกประการ

ทั้งนี้ ตั้งแต่บัดนี้เป็นต้นไป

สั่ง ณ วันที่ ๑๖ มิถุนายน พ.ศ. ๒๕๖๗

ผู้ว่าราชการจังหวัดสระแก้ว



ภาคผนวก ข-3

รายงานการประชุมคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมล่าสุด
(ครั้งที่ 2/2568 วันที่ 14 พฤศจิกายน 2568)



รายงานการประชุมคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee)

บริษัท น้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด

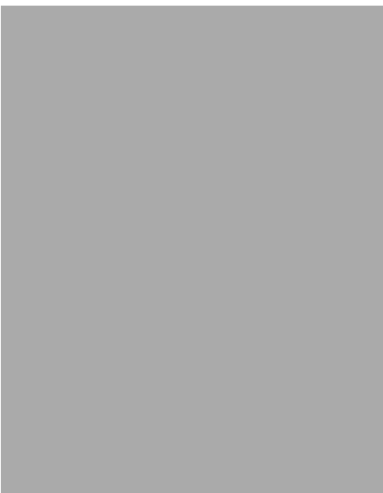
บริษัท โรงไฟฟ้าน้ำตาลขอนแก่น จำกัด

ครั้งที่ 2/2568 ในวันที่ 14 พฤศจิกายน 2568


ณ ห้องประชุมปางสีดา อาคารสำนักงาน บริษัทน้ำตาลนิวกว่างฮั่นหลี จำกัด (วัฒนานคร)

ผู้เข้าประชุม:

1. ผู้แทนภาคราชการ

- | | | |
|-----|--|---|
| (1) |  | ผอ.สำนักงานทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อมจังหวัดสระแก้ว |
| (2) | | ผู้แทนกองอำนวยการรักษาความมั่นคงภายในราชอาณาจักร (กอ.รมน.) |
| (3) | | นายอำเภอวัฒนานคร |
| (4) | | ผู้แทนนายอำเภออรัญประเทศ |
| (5) | | ผู้อำนวยการส่วนสิ่งแวดล้อม สำนักงานทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อมจังหวัดสระแก้ว |
| (6) | | ผู้แทนพลังงานจังหวัดสระแก้ว |
| (7) | | ผู้แทนนายแพทย์สาธารณสุขจังหวัดสระแก้ว |
| (8) | | ผู้แทนอุตสาหกรรมจังหวัดสระแก้ว |

2. ผู้แทนภาคประชาชน

- | | | |
|------|---|--|
| (1) |  | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 2 บ้านห้วยเตือ ตำบลฝักขะ |
| (2) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 4 บ้านห้วยพะโย ตำบลฝักขะ |
| (3) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 6 บ้านทดหลวง ตำบลฝักขะ |
| (4) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 7 บ้านทดน้อย ตำบลฝักขะ |
| (5) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 10 บ้านกุดกล้า ตำบลฝักขะ |
| (6) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 9 บ้านทางหลวง ตำบลวัฒนานคร |
| (7) | | ตัวแทนผู้นำชุมชนหมู่ที่ 3 บ้านหนองบัวเหนือ ตำบลหันทราย |
| (8) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 1 บ้านหนองหอย |
| (9) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 2 บ้านห้วยเตือ |
| (10) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 4 บ้านห้วยพะโย |
| (11) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 5 บ้านโป่งคอม |

- | | |
|------|--|
| (12) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 7 บ้านทอน้อย |
| (13) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 10 บ้านกุดกล้า |
| (14) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 12 บ้านหนองสลักไผ่ |
| (15) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 3 บ้านโนนจิก |
| (16) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 6 บ้านหนองคุ่ม |
| (17) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 13 บ้านเนินผาสุก |
| (18) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 14 บ้านวังเสียว |
| (19) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 1 บ้านหันทราย |
| (20) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 3 บ้านหนองบัวเหนือ |
| (21) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 4 บ้านหนองบัวใต้ |
| (22) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 6 บ้านเนินผาสุก |
| (23) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 8 บ้านดงทม |
| (24) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 9 บ้านบ่อหลวง |
| (25) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 10 บ้านบ่อบัวโบสถ์ |
| (26) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 1 บ้านหนองแวง |
| (27) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 5 บ้านหนองแวง |
| (28) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 6 บ้านหนองหมู |
| (29) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 7 บ้านหนองแวง |
| (30) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 1 บ้านด่าน |
| (31) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 2 บ้านหนองขาม |
| (32) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 5 บ้านโรงเรียน |
| (33) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 1 บ้านหนองกอย |
| (34) | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 9 บ้านฝั่งคลอง |

3. ผู้แทนโครงการ

- | | |
|-----|---|
| (1) | รักษาการ ผู้อำนวยการกลุ่มโรงงาน เคเอสแอล วัฒนานคร |
| (2) | ผู้จัดการฝ่ายอาวุโสสายความยั่งยืนองค์กร |
| (3) | รักษาการ ผู้จัดการฝ่ายผลิต เคเอสแอล วัฒนานคร |
| (4) | รักษาการ ผู้จัดการฝ่ายจัดหาวัตถุดิบ เคเอสแอล วัฒนานคร |
| (5) | ผู้จัดการฝ่ายสำนักงาน เคเอสแอล วัฒนานคร |
| (6) | หัวหน้าส่วนความปลอดภัย อาชีวอนามัย และสิ่งแวดล้อม |

4. กรรมการผู้ที่ไม่มาประชุมฯ

- | | | |
|-----|--|--|
| (1) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 6 บ้านทดหลวง |
| (2) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 11 บ้านคลองยาง |
| (3) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 8 บ้านอ่างไผ่ |
| (4) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 9 บ้านทางหลวง |
| (5) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 7 บ้านโนนสะอาด |
| (6) | | ตัวแทนภาคประชาชนหมู่ที่ 6 บ้านกุดม่วง |

5. ผู้เข้าร่วมประชุม (โครงการและอื่นๆ)

- | | | |
|------|--|---|
| (1) | | เจ้าหน้าที่ส่วนงานกิจกรรมเพื่อประโยชน์ต่อสังคม KSL |
| (2) | | เจ้าหน้าที่สิ่งแวดล้อม KSL |
| (3) | | เจ้าหน้าที่สิ่งแวดล้อม KSL |
| (4) | | เจ้าหน้าที่ความปลอดภัยในการทำงานวิชาชีพ KSL |
| (5) | | เจ้าหน้าที่ความปลอดภัยในการทำงานวิชาชีพ KSL |
| (6) | | ผู้แทนที่ปรึกษาโครงการ (นักวิชาการสิ่งแวดล้อม) TET |
| (7) | | ผู้แทนที่ปรึกษาโครงการ (นักวิชาการสิ่งแวดล้อม) TET |
| (8) | | ผู้แทนที่ปรึกษาโครงการ (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) TET |
| (9) | | พยาบาลวิชาชีพชำนาญการพิเศษ โรงพยาบาลวัฒนานคร |
| (10) | | วิศวกรสิ่งแวดล้อม ที่ปรึกษาโครงการ |

บันทึกการประชุม

เริ่มประชุม เวลา 13.30 น. โดยพร้อมเพรียงกัน

ระเบียบวาระที่ 1 เรื่องประธานแจ้งที่ประชุมรับทราบ

นายปราโมทย์ อรกิจ ผอ. สำนักงานทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อมจังหวัดสระแก้วประธานย้ายมาจาก นครปฐมซึ่งเทียบกับสระแก้วแล้ว ถือว่าสระแก้วมีพื้นที่ที่เป็นป่ามากกว่าซึ่งถือว่าเป็นเรื่องที่ดี

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับทราบ

ระเบียบวาระที่ 2 เรื่องรับรองรายงานการประชุม

นางสาวเข็มจิรา สิวงกต หัวหน้าส่วนความปลอดภัยอาชีวอนามัยและสิ่งแวดล้อม ผู้นำเสนอตามที่บริษัท น้ำตาลนิวก้าวสูงสันหลี จำกัด และ บริษัท โรงไฟฟ้าน้ำตาลขอนแก่น จำกัด ได้จัดประชุมคณะกรรมการติดตามผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring committee) ครั้งที่ 01 / 2568 เมื่อวันที่ 11 มิถุนายน 2568 ณ ห้องประชุมปางสีดา อาคารสำนักงาน ของบริษัท น้ำตาลนิวก้าวสูงสันหลี ตำบลฝักขะ อำเภอดอนจาน จังหวัด สระแก้ว ซึ่งบริษัท น้ำตาลนิวก้าวสูงสันหลี จำกัด และ บริษัท โรงไฟฟ้าน้ำตาลขอนแก่น จำกัด ได้จัดทำรายงานการประชุมดังกล่าวเสร็จเรียบร้อยแล้ว และส่งให้คณะกรรมการรับรองรายงานการประชุม

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับรองรายงานการประชุม

ระเบียบวาระที่ 3 วาระสืบเนื่องจากการประชุมครั้งที่ผ่านมา

นางสาวเข็มจิรา สิวงกต หัวหน้าส่วนความปลอดภัยอาชีวอนามัยและสิ่งแวดล้อม นำเสนอผลการปรับปรุง แก้ไข ประเด็นข้อร้องเรียนปัญหาด้านสิ่งแวดล้อม

1) การแก้ไขปัญหาประเด็นปัญหาเรื่องกลิ่นจากระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานโครงการได้ดำเนินการแก้ไขปัญหาลักษณะอย่างถาวรโดยได้ทำการปิดคลุมบ่อหมักไร้อากาศทั้ง 2 บ่อ ที่เป็นบ่อบำบัดที่มีกลิ่นที่เกิดจากการระบบบำบัดน้ำเสียมากที่สุด โดยใช้แผ่น HDPE ที่มีความหนาแน่นสูง มีความหนา 1.5 mm ทนต่ออุณหภูมิสูง ป้องกันการซึมผ่านได้ดีเยี่ยมและมีการติดตั้งถังระบบ Wet Bubble Treatment & Carbon Filter จำนวน 4 ถัง ในการบำบัดกลิ่นจากแก๊สไฮโดรเจนซัลไฟด์ที่เกิดจากการปิดคลุมบ่อ ซึ่งการดำเนินการปิดคลุมบ่อดำเนินการแล้วเสร็จเรียบร้อยแล้ว และถังระบบ Wet Bubble Treatment & Carbon Filter จะดำเนินการติดตั้งให้แล้วเสร็จก่อนดำเนินการเปิดหีบอ้อยในปีการผลิต 2568/2569

2) การแก้ไขปัญหาประเด็นปัญหาเรื่องควันจากปล่องโรงไฟฟ้าของโรงงานโครงการได้ดำเนินการปรับปรุงคุณภาพการเผาไหม้เชื้อเพลิงให้เป็นไปตามมาตรฐาน มีการควบคุมความชื้นของกองเชื้อเพลิงให้อยู่ในเกณฑ์มาตรฐาน โดยใช้รถตักดันกองเชื้อเพลิง เพื่อทำการตากให้แห้งเพื่อลดความชื้นก่อนการนำไปใช้เป็นเชื้อเพลิงในหม้อไอน้ำ ซึ่งจะช่วยลดการเกิดควันจากการเผาไหม้ที่ไม่สมบูรณ์ และโครงการมีการติดตั้งระบบดักฝุ่นแบบหมุนวน (Multi Cyclone) และระบบดักจับฝุ่นด้วยไฟฟ้าสถิต (ESP) ต่ออนุกรม และติดตั้งระบบติดตามตรวจสอบการระบายสารมลพิษอย่างต่อเนื่อง (CEMs) ที่ส่งข้อมูลการตรวจวัดอากาศระบายจากปล่องเข้ากรมโรงงานอุตสาหกรรมแบบต่อเนื่องเรียลไทม์ (real-time)

3) การแก้ไขปัญหาประเด็นเรื่องฝุ่นของโรงงาน โครงการได้ดำเนินการแก้ไขปัญหาคือจะช่วยลดเรื่องฝุ่นอย่างถาวร โดยดำเนินการปิดคลุมลู่วิ่งครอระบบสายพานลำเลียงขนอ้อย ตลอดทั้งแนวจากลูกหีบถึงอาคารเก็บกองเชื้อเพลิง ติดตั้ง Chute ที่ปรับความยาวได้ เพื่อลดการฟุ้งกระจายฝุ่นในการลำเลียงเชื้อเพลิงลงในลานกอง

4) การแก้ไขปัญหาประเด็นปัญหาเรื่องเสียงดังของโรงงานทางโครงการได้มีการติดตั้งตัวเก็บเสียงหรือตัวลดเสียง (Silencer) ที่บริเวณโรงไฟฟ้าและอาคารกระบวนการผลิตที่เป็นต้นกำเนิดเสียงและมีการฝึกอบรมพนักงานในเรื่องของการทำงานประสานกันระหว่างแผนกเพื่อลดการเกิดปัญหาเสียงดัง

5) การแก้ไขปัญหาประเด็นปัญหาเรื่องอ้อยตกหล่นจากรถบรรทุกขนอ้อย ทางโครงการมีการแจกแผ่นพับมาตรการและแนวทางปฏิบัติในการขนส่งอ้อยให้ชาวไร่เพื่อประชาสัมพันธ์ก่อนนำอ้อยส่งโรงงาน และในการ

ประชุมชาวไร่จะมีการแนะนำวิธีการขนส่ง ซึ่งโดยปกติในช่วงฤดูกาลหีบอ้อยจะมีรถสมาคมชาวไร่อ้อยเก็บอ้อยตกลงหล่นในแต่ละเส้นทางที่รถอ้อยสัญจรผ่าน

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับทราบ และมีข้อเสนอแนะเพิ่มเติม

พ.อ.นิรันดร์ น่วมรัมย์ ผู้แทนกอ.รณ. มีการสอบถามเรื่องพื้นที่การเก็บกองเชื้อเพลิงว่ามีพื้นที่และวิธีการจัดเก็บเหมาะสมหรือไม่ และการจัดการเรื่องอ้อยตกหล่น

นายโชคชัย ชะอุ่ม รักษาการผู้จัดการฝ่ายผลิต โครงการจัดเก็บในลานกองเชื้อเพลิง ใช้รถตักดันกองเชื้อเพลิง ใช้รถเหยียบกองเชื้อเพลิงให้แน่นและทำการตากกองเชื้อเพลิงให้แห้ง ใช้กากอ้อยจากพื้นที่ตรงกลางที่มีความชื้นต่ำที่สุด

นายเริงศักดิ์ รัตนพงศ์ รักษาผู้จัดการฝ่ายจัดหาวัตถุดิบ การจัดการอ้อยตกหล่นผู้ดำเนินการตามเส้นทางจราจรเป็นสมาคมชาวไร่อ้อย และประชาสัมพันธ์ตามแผ่นพับคือ 1.รถมีความสูงจากพื้นไม่เกิน 4 เมตร 2.สายรัดอ้อย 4 เส้น มีการตรวจก่อนจ่ายคิว 3.ป้ายแดง ป้ายระวัง ไฟท้าย3ดวง 4.รถกล่องต้องคลุมตาข่ายให้เรียบร้อย

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ การดำเนินแก้ไขเรื่องสืบเนื่องได้ดำเนินการจนแล้วเสร็จครบทุกเรื่องแล้ว สอบถามที่ประชุมว่ามีคำถามเพิ่มเติมในเรื่องของประเด็นสืบเนื่องหรือไม่ พื้นที่และวิธีการจัดเก็บเหมาะสมหรือไม่ และการจัดการเรื่องอ้อยตกหล่น

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับทราบ ไม่มีคำถามเพิ่มเติม จะทำการติดตามผลในฤดูกาลหีบต่อไป

ระเบียบวาระที่ 4 ผลการดำเนินงานตามมาตรการ EIA

ระเบียบวาระที่ 4.1 มาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบสิ่งแวดล้อม

1) ด้านคุณภาพอากาศ

(1) ฉีดพรมน้ำและกวาดถนน/ลานจอดรถอ้อยเป็นประจำทุกวันของทุกเส้นทางที่มี การสัญจรของรถบรรทุกอ้อย

(2) กำหนดจุดล้างล้อรถเพื่อล้างเศษดินที่ติดล้อรถบรรทุกก่อนออกจากโครงการและจำกัดความเร็วรถบรรทุกอ้อยไม่ให้เกินกฎหมายกำหนด

(3) โครงการกำหนดให้กองขานอ้อยที่ความสูงไม่เกิน 16 เมตร มีความลาดชันด้านข้างไม่เกิน 60 องศา และติดตั้งเสาวัดระดับ โดยล้อมรอบด้วยม่านกองขานอ้อยความสูง 24 เมตร และปลูกต้นไม้เป็นแนวกันชนรอบลานกองขานอ้อย รวมทั้งติดตั้งท่อ Chute จำนวน 2 อัน ครอบกันฝุ่นฟุ้งกระจาย ที่สามารถปรับความยาวได้ตามความสูงของกองขานอ้อย ซึ่งจะลดการฟุ้งกระจายของฝุ่นละออง

(4) ระบบบำบัดมลพิษทางอากาศของโครงการได้แก่ ระบบดักจับฝุ่นแบบหมุนวน (Multi-cyclon system) โดยต่ออนุกรมกับระบบดักจับฝุ่นด้วยไฟฟ้าสถิต (Electrostatic Precipitator)

2) ด้านคุณภาพน้ำ

(1) ระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานผลิตน้ำตาล เป็นระบบบำบัดน้ำเสียแบบชีวภาพวางการทำงาน ต่อกัน เป็นอนุกรมมีความสามารถในการรองรับน้ำเสียประมาณ 1,300 ลบ.ม./วัน ได้จัดให้มี บ่อตรวจสอบคุณภาพน้ำทิ้ง โดยติดตั้งเครื่องตรวจวัดคุณภาพน้ำทิ้งอัตโนมัติ กรณีน้ำทิ้งหลัง การบำบัดผ่านมาตรฐานที่กำหนดจะถูกส่งไปบ่อบัก น้ำทิ้งหลังบำบัด แต่หากไม่ผ่านเกณฑ์จะถูก สูบเข้าสู่บ่อกักน้ำทิ้งฉุกเฉินและวนกลับไปบำบัดใหม่อีกครั้ง ทั้งนี้ได้จัด ให้มีบ่อกักน้ำทิ้งหลัง บำบัด จำนวน 2 บ่อ พักน้ำทิ้งที่บำบัดผ่านเกณฑ์มาตรฐานก่อนนำไปใช้ประโยชน์ภายใน พื้นที่โครงการ

(2) จัดให้มีบ่อกักน้ำทิ้งหลังบำบัด (Holding pond) ทำหน้าที่พักน้ำทิ้งที่ผ่านการบำบัดจนได้ มาตรฐาน แล้ว ก่อนนำไปใช้ประโยชน์ ในการฉีดพรมลานกองเชื้อเพลิง ฉีดพรมลานกอง กากตะกอนหม้อกรอง และรดพื้นที่สีเขียวของโรงงานน้ำตาล

(3) ระบบบำบัดน้ำเสียของโรงไฟฟ้า รวมน้ำทิ้งจากหม้อไอน้ำ และน้ำระบายทิ้งจากระบบหล่อเย็นเข้าสู่ บ่อบำบัดน้ำทิ้ง และส่งเข้าสู่ Inspection pit เพื่อทำการตรวจสอบค่า TDS กรณีค่า TDS น้อยกว่า 1,300 mg/L จะส่ง เข้าบ่อกักน้ำทิ้ง แต่หากสูงกว่ามาตรฐานที่กำหนด จะสูบเข้า บ่อกักน้ำทิ้งฉุกเฉิน

3) ด้านการจัดการของเสีย

(1) โครงการจัดให้มีพื้นที่สำหรับรวบรวมขยะมูลฝอยและของเสียจากกระบวนการผลิตภายในพื้นที่โครงการ โดยขยะมูลฝอยทั่วไป หน่วยงานเทศบาลตำบลพัฒนานครเข้ามารับขนไปกำจัด สำหรับของเสียจากกระบวนการผลิต เก็บรวบรวมในอาคารเก็บของเสีย และติดต่อหน่วยงาน ที่ได้รับอนุญาตเข้ามารับเพื่อดำเนินการกำจัดต่อไป

(2) โครงการเตรียมพื้นที่เก็บรวบรวมขยะทั้งจากกิจกรรมก่อสร้างและกิจกรรมของโรงงานไว้ในโครงการ เพื่อรอกำจัด โดยกำหนดให้ผู้รับเหมาดำเนินการจัดการกากของเสีย ตามข้อกำหนด ของโครงการและตามกฎหมายที่เกี่ยวข้อง

(3) เลือกผู้บริการขนส่ง ผู้กำจัดสิ่งปฏิกูลและวัสดุที่ไม่ใช้แล้วที่มีมาตรฐานในการดำเนินงาน เป็นที่ยอมรับ และได้รับอนุญาตจากกรมโรงงานอุตสาหกรรมเท่านั้น

4) ด้านอื่นๆ

(1) พื้นที่สีเขียวของโครงการโรงงานผลิตน้ำตาลและโรงไฟฟ้าชีวมวล จัดสรรให้มีพื้นที่ประมาณ 164.81 และ 6.94 ไร่ คิดเป็น ร้อยละ 10.25 และ 15.49 ของพื้นที่โรงงานผลิตน้ำตาล และ โรงไฟฟ้าชีวมวลตามลำดับ

(2) ประตุผันน้ำจากห้วยพะโย/ห้วยพรหมโหดที่บ่อกักเก็บน้ำดิบ 3 โดยมีแผนการผันน้ำประจำปี 2 เดือนต่อปี ได้แก่ เดือนกันยายน และตุลาคม โดยตั้งแต่เริ่มก่อสร้างโครงการจนถึงปัจจุบัน ยังไม่มีการผันน้ำเข้าสู่บ่อกักเก็บน้ำดิบ ภายในโครงการ เนื่องจากน้ำในบ่อน้ำดิบของโครงการ มีปริมาณเพียงพอ สำหรับการใช้ในการผลิต และระดับน้ำต่ำกว่าระดับที่สามารถผันได้ ปัจจุบันโครงการอยู่ระหว่างการทำเรื่องขออนุญาตเพื่อขอใช้น้ำ

5) มาตรการด้านอาชีวอนามัยและความปลอดภัย

- (1) ฝึกอบรมหลักสูตรการช่วยชีวิตขั้นพื้นฐาน (Basic Life Support) ด้วยเครื่องกระตุ้นหัวใจ ไฟฟ้าอัตโนมัติ (AED) การกู้ชีพขั้นพื้นฐาน และ การใช้เครื่อง AED เพื่อช่วยชีวิตผู้ป่วย ภาวะหัวใจหยุดเต้นได้อย่างถูกต้อง
- (2) จัดให้มีการ Safety Talk ก่อนเริ่มงานเพื่อสื่อสารและย้ำเตือนเรื่องความปลอดภัย ที่เกี่ยวข้อง กับงานในวันนั้นๆ เช่น อันตรายที่อาจเกิดขึ้น วิธีการป้องกันหรือการทบทวนอุบัติเหตุที่ผ่านมาเพื่อให้พนักงานตระหนักถึงความสำคัญของความปลอดภัย
- (3) จัดให้มีการฝึกให้มีการอบรมดับเพลิงเบื้องต้นให้แก่พนักงาน ropic. และผู้รับเหมา เพื่อเพิ่มพูน ความรู้ทักษะในการป้องกันและระงับเหตุอัคคีภัยขั้นต้น โดยจะมีการฝึกอบรม วิธีการใช้ อุปกรณ์ดับเพลิงอย่างถูกต้อง และการปฏิบัติตนอย่างมีสติ เพื่อระงับเหตุในสถานการณ์ฉุกเฉิน
- (4) โครงการมีผู้ควบคุมงานและเจ้าหน้าที่ความปลอดภัยในการทำงานระดับต่างๆเพื่อดูแลความปลอดภัย..ในการทำงาน และมีการตรวจสอบความปลอดภัย ภายในพื้นที่โครงการอย่างสม่ำเสมอ
- (5) มีระบบขออนุญาตทำงาน (Work Permit System) ภายในพื้นที่สำหรับงานที่มีความเสี่ยง ในการทำงานทุกประเภท
- (6) ติดตั้งระบบป้องกันและระงับอัคคีภัยให้สอดคล้องกับการออกแบบ/ให้เป็นไปตามมาตรฐาน เช่น ถึงดับเพลิง , Smoke Detector , Fire Alarm , ป้ายเตือนอันตราย และป้ายบอกทางหนีไฟ และการฝึกอบรมหลักสูตรการดับเพลิงขั้นต้นให้กับพนักงาน
- (7) ให้มีหน่วยปฐมพยาบาล เวชภัณฑ์/ยา อุปกรณ์สำหรับการปฐมพยาบาลไว้อย่างเพียงพอ รวมทั้งรถฉุกเฉินประจำโครงการ และเครื่องกระตุ้นหัวใจไฟฟ้า(AED)ตลอดเวลา พร้อมสำหรับการเคลื่อนย้าย ผู้ได้รับบาดเจ็บ/ผู้ป่วยส่งโรงพยาบาลทันที
- (8) แต่งตั้งคณะกรรมการความปลอดภัย อาชีวอนามัย และสภาพแวดล้อมในการทำงาน (คปอ.) และ มีการประชุมคณะกรรมการความปลอดภัยทุกเดือน จัดให้มีการฝึกอบรม ให้สอดคล้องกับกฎหมายกำหนด
- (9) จัดให้มีมาตรการรักษาความปลอดภัย เพื่อตรวจสอบบุคคลและยานพาหนะที่เข้า-ออก พื้นที่และระบบควบคุมการตรวจสอบเพื่อป้องกันและห้ามไม่ให้บุคคล/ยานพาหนะที่ไม่ได้รับอนุญาตเข้าเขตพื้นที่โรงงาน

ระเบียบวาระที่ 4.2 มาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม

- (1) คุณภาพอากาศในบรรยากาศ ตรวจวัดจำนวน 4 สถานี ได้แก่ ชุมชนบ้านโป่งคอม (A1) รพ.สต. บ้านห้วยเตือ (A2) ชุมชนบ้านบ่อบัวโบสถ์ (A3) ชุมชนบ้านห้วยพะโย (A4) ตรวจวัดวันที่ 24-30 มกราคม 2568 โดยประกอบด้วย พารามิเตอร์ 1) ฝุ่นละอองรวม (TSP) เฉลี่ย 24 ชั่วโมง 2) ฝุ่นละอองขนาดเล็กไม่เกิน 10 ไมครอน (PM-10) เฉลี่ย 24 ชั่วโมง 3) ก๊าซไนโตรเจนไดออกไซด์ (NO₂) เฉลี่ย 1 ชั่วโมง 4) ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO₂) เฉลี่ย 1 ชั่วโมง 5) ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO₂) เฉลี่ย 24 ชั่วโมง และ 6) ความเร็วและทิศทางลม (เลือกตรวจวัดเป็นตัวแทน 1 สถานี) จากผลการตรวจวัดพบว่า เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด
- (2) ระดับเสียงโดยทั่วไป (บริเวณชุมชนใกล้เคียงพื้นที่โครงการ) จำนวน 2 สถานี ได้แก่ ชุมชนบ้านบ้านห้วยพะโย (คุ่มบ้านป่าเพ็ก) (N1) และชุมชนบ้านทอน้อย (N2) ประกอบด้วย พารามิเตอร์ 1) ตรวจวัดระดับเสียง

เฉลี่ย 24 ชั่วโมง (Leq 24 hr) 2) ระดับเสียงสูงสุด (Lmax) และ 3) ระดับเสียงเปอร์เซ็นต์ไทล์ที่ 90 (L90) จากผลการตรวจวัด พบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(3) ตรวจวัดระดับเสียงโดยทั่วไป (บริเวณริมรั้วโครงการโรงงานผลิตน้ำตาล) สถานีตรวจวัด บริเวณริมรั้วโครงการ จำนวน 4 สถานี ได้แก่ ริมรั้วโครงการด้านทิศเหนือ (N1) ริมรั้วโครงการด้านทิศตะวันออก (N2) ริมรั้วโครงการด้านทิศใต้ (N3) ริมรั้วโครงการด้านทิศตะวันตก (N4) ประกอบด้วยพารามิเตอร์ 1) ระดับเสียงเฉลี่ย 24 ชั่วโมง (Leq 24 hr) 2) ระดับเสียงสูงสุด (Lmax) และ 3) ระดับเสียงเปอร์เซ็นต์ไทล์ที่ 90 (L90) จากผลการตรวจวัด พบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(4) ตรวจวัดระดับเสียงโดยทั่วไป (บริเวณริมรั้วโครงการโรงไฟฟ้า) สถานี ตรวจวัดบริเวณริมรั้วโครงการ จำนวน 4 สถานี ได้แก่ ริมรั้วโครงการด้านทิศเหนือ (N1) ริมรั้วโครงการ ด้านทิศตะวันออก (N2) ริมรั้วโครงการ ด้านทิศใต้ (N3) ริมรั้วโครงการ ด้านทิศตะวันตก (N4) ประกอบด้วยพารามิเตอร์ 1) ระดับเสียงเฉลี่ย 24 ชั่วโมง (Leq 24 hr) 2) ระดับเสียงสูงสุด (Lmax) และ 3) ระดับเสียงเปอร์เซ็นต์ไทล์ที่ 90 (L90) จากผลการตรวจวัด พบว่าริมรั้วโครงการ ด้านทิศเหนือ (N1) ริมรั้วโครงการ ด้านทิศตะวันออก (N2) ริมรั้วโครงการ ด้านทิศใต้ (N3) ไม่เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด เนื่องจาก บริเวณที่ตรวจวัดเสียงตั้งอยู่ภายในพื้นที่โครงการโรงงานน้ำตาล ทำให้มีเสียงรบกวน จากการเดินระบบของโครงการโรงงานน้ำตาล และริมรั้วโครงการด้านทิศตะวันตก (N4) เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(5) คุณภาพน้ำใต้ดิน (โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล) จากบ่อสังเกตการณ์ จำนวน 4 จุด ได้แก่ บริเวณทิศตะวันออกของโครงการ (UW1) บริเวณทิศตะวันออกเฉียงเหนือของบ่อเก็บน้ำดิบ T1 (UW2) บริเวณทิศใต้ของบ่อคอนเดนเซอร์ (UW3) และบริเวณทิศตะวันตกของลานกองเชื้อเพลิง (UW4) จากผลการตรวจวัด พบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(6) คุณภาพน้ำใต้ดิน (โครงการโรงไฟฟ้า) จากบ่อสังเกตการณ์จำนวน 3 จุด ได้แก่ บ่อสังเกตการณ์พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้าง บ่อพักน้ำทิ้งฉุกเฉิน (UW1) บ่อสังเกตการณ์ พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้างลานกองเถ้า (UW2) บ่อสังเกตการณ์ พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้างและ หอหล่อเย็น (UW3) จากผลการตรวจวัด พบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(7) คุณภาพน้ำผิวดิน (โครงการโรงงานผลิตน้ำตาลและโรงไฟฟ้า) จากบ่อสังเกตการณ์จำนวน 5 จุด ได้แก่ บ่อห้วยพะโยด้านเหนือ น้ำ ห่างจากบริเวณจุดผิวน้ำ/รับน้ำหลาก ของทางโครงการโรงงานผลิตน้ำตาล 1,000 เมตร (SW1) บ่อห้วยพะโยบริเวณจุดผิวน้ำ/รับน้ำหลาก ของโครงการโรงงานผลิตน้ำตาล (SW2) บริเวณจุดบรรจบระหว่างห้วยพรหมโหดและห้วยพะโย (SW3) บ่อพรหมโหด (บริเวณอ่างเก็บน้ำบ้านหนองบัวเหนือ) ด้านท้ายน้ำ ห่างจากบริเวณจุดผิวน้ำ/รับน้ำหลากของโครงการโรงงานผลิตน้ำตาล 700 เมตร (SW 4) บ่อพรหมโหด ด้านท้ายน้ำห่างจากบริเวณจุดผิวน้ำ/รับน้ำหลากของโครงการผลิตน้ำตาล (SW3) จากผลการตรวจวัดพบว่า ไม่เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด เนื่องจาก บริเวณต้นน้ำ มีชาวบ้านบริเวณใกล้เคียงได้มีการใช้น้ำเพื่ออุปโภค ทำกิจกรรมต่างๆ และน้ำฝนชะล้างซากพืชซากสัตว์จากผิวดินลงสู่แหล่งน้ำ จึงอาจทำให้เกิดการปนเปื้อนในแหล่งน้ำ ทำให้ค่าพารามิเตอร์ในบางค่าไม่เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(8) คุณภาพดิน สถานีตรวจวัด จำนวน 4 จุด พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้างอาคาร เก็บน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์ (S1) พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้างระบบบำบัดน้ำเสีย (S2) พื้นที่สีเขียวบริเวณที่จะก่อสร้างลานกองขนอ้อย และอาคารกองกากตะกอนหมักกอง (S3) พื้นที่สีเขียวบริเวณลานจอดรถอ้อย (S4) จากผลการตรวจวัดพบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

(9) คุณภาพน้ำทิ้ง (โครงการโรงงานผลิตน้ำตาล) ตรวจวัดบ่อ Holding Pond (TW2) จากผลการตรวจวัดพบว่าไม่เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด เนื่องจาก ในฤดูการผลิต 67/68 มีน้ำตาลล้นออกมาปนเปื้อนกับน้ำในกระบวนการผลิต ทำให้ผลการตรวจวัดระหว่างเดือนมกราคม-เดือนมิถุนายน ไม่เป็นไปตามมาตรฐานกำหนด ทางโครงการได้บำบัดน้ำอย่างต่อเนื่องเพื่อให้น้ำเสียมีคุณภาพที่ดีขึ้นและผ่านเกณฑ์มาตรฐาน ในเดือนกรกฎาคม และนำน้ำกลับมาใช้ในการรดน้ำต้น พรมกากอ้อยและรดลานดินภายในโรงงาน ไม่ได้มีการปล่อยน้ำออกสู่แหล่งน้ำสาธารณะ

(10) คุณภาพน้ำทิ้ง (โครงการโรงไฟฟ้า) ตรวจวัดบ่อ Holding Pond จากผลการตรวจวัดพบว่าเป็นไปตามมาตรฐานกำหนด

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับทราบ และมีข้อเสนอแนะเพิ่มเติม

นายธนากร รื่นสุข ผู้แทนสำนักงานพลังงานจังหวัดสระแก้ว มีข้อเสนอแนะในเรื่องการนำเสนอตัวเลขจากระบบบำบัดน้ำเสีย ให้นำเสนอในการประชุมครั้งถัดไป และประชาสัมพันธ์ ชุมชนทุกครั้งเมื่อโครงการจะมีการดำเนินการที่ทำให้เกิดเสียงดัง

นายสุรเชษฐ์ แก้วคำ นายอำเภอวัฒนานคร มีการสอบถามเรื่องกลิ่นจากลานกองเชื้อเพลิงว่าโครงการมีมาตรการที่ปฏิบัติเพื่อดำเนินแก้ไขและป้องกันหรือไม่ และมาตรการปลูกต้นไม้เพื่อเป็นแนวพื้นที่สีเขียวในการป้องกันกลิ่นและลดเสียง

นางสาวเข็มจิรา สิวกต หัวหน้าส่วนความปลอดภัยและสิ่งแวดล้อม ทางโครงการมีการสเปรย์เชื้อจุลินทรีย์ที่ช่วยในการลดกลิ่นคลุมพื้นที่ทุกครั้งที่เกิดกลิ่น และตอนนี้ทางโครงการ มีการดำเนินการปลูกต้นไม้ 10 % ของพื้นที่ ซึ่งต้นไม้ค่อย ๆ เจริญเติบโตขึ้นเรื่อย ๆ ทุกปี ซึ่งสามารถลดปัญหาเรื่องกลิ่นได้

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ แนะนำว่าให้ต้นไม้เป็นมาตรการระยะยาวที่จะช่วยป้องกัน

ในด้านต่าง ๆ ทั้งเสียง กลิ่น และฝุ่น

นายกรัณย์ชัย ทักษิณ ผจก.ฝ่ายอาวุโสสายความยั่งยืนองค์กร ชี้แจงเพิ่มเติมเรื่องเสียงดังที่มาจากโครงการว่าเกิดจากการดำเนินการในปีแรกที่เครื่องจักรยังไม่เสถียร เมื่อเกิดไอน้ำที่ล้นออกมา Safety valves จะทำงานอัตโนมัติ โครงการไม่ได้มีเจตนาทำในช่วงกลางคืน ซึ่งไม่ได้เป็นไปตามกระบวนการทำงานปกติของโครงการ

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ มีการสอบถามโครงการในด้านของคุณภาพน้ำ ว่าทางโครงการมีการปล่อยน้ำทิ้งลงสู่แหล่งน้ำสาธารณะหรือไม่

นางสาวเข็มจิรา สิวกต หัวหน้าส่วนความปลอดภัยและสิ่งแวดล้อม ได้ชี้แจงว่า ณ ปัจจุบัน โครงการ ไม่มีการปล่อยน้ำทิ้งลงสู่แหล่งน้ำสาธารณะ และในการดำเนินการในอนาคตก็ จะไม่มีการปล่อยน้ำทิ้งออกจากโครงการสู่แหล่งน้ำสาธารณะ

นายโชคชัย ชะอุ่ม รักษาการผู้จัดการฝ่ายผลิต ชี้แจงเพิ่มเติมว่า ตามมาตรการ EIA กำหนดไว้ทางโครงการไม่ได้รับอนุญาตให้ปล่อยน้ำทิ้งลงสู่แหล่งน้ำสาธารณะ จะนำน้ำเสียที่ผ่านการบำบัดแล้วมารดน้ำพื้นที่สีเขียวในโครงการ ใช้พรมพื้นที่ลานดิน ลานกากอ้อย ลานกากตะกอนหม้อกรองและซีเมนต์

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ ได้กล่าวชื่นชมว่าการไม่ปล่อยน้ำทิ้งเป็นมาตรการที่ดี ได้เสนอแนะว่าให้ตรวจสอบคุณภาพที่สามารถอุปโภค/บริโภคได้หรือไม่ อาจจะมีการปล่อยปลา สัตว์น้ำเพื่อเป็นดัชนีชี้วัดความสะอาดของน้ำ และให้บุคคลภายนอกเข้ามาดูบ่อเก็บน้ำได้

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สตั๊ย (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ชี้แจงเพิ่มเติมในประเด็นการนำน้ำทิ้งจากโรงไฟฟ้าไปใช้ผลิตน้ำอุปโภค บริโภค เนื่องจากส่วนใหญ่เป็นน้ำระบายทิ้งจากหม้อไอน้ำและน้ำระบายทิ้งจากระบบหล่อเย็นซึ่งเป็นน้ำระบบหล่อเย็นโดยอ้อม (indirect system) จากกิจกรรมต่าง ๆ จะถูกนำมาลดอุณหภูมิที่ cooling tower เพื่อหมุนเวียนกลับไปใช้ใหม่ อย่างไรก็ตาม เพื่อป้องกันน้ำที่หมุนเวียนในระบบมีความเข้มข้นมากเกินไปจนอาจเป็นสาเหตุให้ระบบท่ออุดตัน จึงมีการระบายน้ำทิ้งออกจากระบบบ้างหรือเรียกว่า blow down water เป็นน้ำทิ้งที่มีความสกปรกในรูปของ BOD ต่ำ (Low BOD) ประกอบกับน้ำระบายทิ้งจากหม้อไอน้ำที่มีอุณหภูมิสูงประมาณ 90-100 องศาเซลเซียส โดยน้ำระบายทิ้งจากหม้อไอน้ำและหอหล่อเย็นจะรวบรวมเข้าสู่บ่อรับน้ำทิ้งและส่งเข้าบ่อตรวจสอบคุณภาพน้ำ 2 (Inspection pit No.2) ของโรงไฟฟ้าชีวมวล ในกรณีน้ำทิ้งมีคุณภาพอยู่ในเกณฑ์ที่มาตรฐานค่าของแข็งละลายน้ำทั้งหมด (TDS) ไม่เกิน 1,300 มิลลิกรัม/ลิตร จะส่งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Low BOD pond) ขนาด 655.50 ลูกบาศก์เมตร ก่อนนำไปใช้ประโยชน์ในการฉีดพรมลานกองเถ้า ลำเลียงเถ้า และรดพื้นที่สีเขียวของโรงไฟฟ้าชีวมวล

นายกรัณย์ชัย ทักษิณ ผจก.ฝ่ายอาวุโสสายความยั่งยืนองค์กร ชี้แจงเพิ่มเติมในเรื่องของบ่อน้ำของโครงการที่มีจำนวนมาก อาจเกิดความเข้าใจคลาดเคลื่อนว่าบ่อน้ำเสียติดรอบนอกพื้นที่โครงการแต่บ่อน้ำที่ติดรอบนอกโครงการเป็นบ่อกักเก็บน้ำดิบ ซึ่งเป็นบ่อน้ำดี เป็นข้อดีเพราะสามารถปล่อยน้ำดีให้ชุมชนที่ขอใช้ได้

นายสุรเชษฐ์ แก้วคำ นายอำเภอวัฒนานคร มีข้อสงสัยในเรื่องของเอกสารมาตรการของโครงการที่ได้แจกให้ ในเรื่องของแผนการผันน้ำ/รับน้ำหลากจากห้วยพะโย ระบุว่ากำลังอยู่ระหว่างการดำเนินการ ยังดำเนินการไม่เรียบร้อย

นายเกียรติศักดิ์ สิงห์ศิริเจริญกุล รก.ผู้อำนวยการฯ ชี้แจงว่าโครงการอยู่ในระหว่างการดำเนินการเรื่องการขออนุญาตผันน้ำจากห้วยพะโย ปัจจุบันนี้ยังไม่มีแผนผันน้ำ ใช้เพียงน้ำฝนที่เก็บสะสมในบ่อน้ำดิบของโครงการ

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สตัย (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ชี้แจงเพิ่มเติมว่า ในการเริ่มโครงการซึ่งรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม กำหนดแผนงานให้งานขุดบ่อน้ำเป็นงานก่อสร้างลำดับแรก ซึ่งระยะเวลาในการดำเนินการก่อสร้างประมาณ 18 เดือน ดังนั้นจะสามารถรวบรวมน้ำฝนที่ตกในช่วงก่อสร้างเข้าสู่บ่อเก็บน้ำดิบและการผันน้ำ/รับน้ำหลากจากห้วยพะโยได้อย่างน้อย 2 รอบฝน ก่อนที่โครงการจะเริ่มเปิดดำเนินการในปีที่ 3 โดยกำหนดมาตรการเพื่อวางแผนการรวบรวมน้ำฝนไว้ในกรณีที่บางปีไม่สามารถผันน้ำ/รับน้ำหลากจากห้วยพะโยได้ นอกจากนี้ดินที่ขุดได้จะนำมาปรับถมพื้นที่ที่มีความเหมาะสมในการดำเนินการก่อสร้างสิ่งปลูกสรางต่างๆ สำหรับการผันน้ำจากห้วยพะโย เนื่องจากในปีการดำเนินการผลิตที่ผ่านมา 2567/2568 มีการทบทวนข้อมูลการออกแบบในรายงานฯ และอยู่ระหว่างการดำเนินการขออนุญาตสูบน้ำ (ใบอนุญาตการใช้น้ำประเภทที่สอง) จากคณะกรรมการลุ่มน้ำโตนเลสาป ตามมาตรา 43 แห่งพระราชบัญญัติทรัพยากรน้ำ พ.ศ.2561 ทั้งนี้หากได้รับอนุญาตเรียบร้อยแล้ว โครงการจะจัดทำแผนให้สอดคล้องกับที่ได้รับอนุญาตแจ้งหน่วยงานที่เกี่ยวข้องต่อไป

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ แนะนำโครงการในเรื่องของการปลูกต้นไม้ หากเลือกพันธุ์ที่มีผลจะสามารถช่วยดึงดูดนก สัตว์ป่าเพราะพื้นที่อุดมสมบูรณ์ และยังสามารถสร้างเป็นศูนย์เรียนรู้ในอนาคตได้

พ.อ.นิรันดร์ น่วมรัมย์ ผู้แทนกอ.รมน. มีการสอบถามถึงปริมาณของเสียที่เกิดขึ้นจาก กระบวนการผลิตว่ามีพื้นที่เก็บเพียงพอหรือไม่หากเกิดการผลิตเต็มกำลัง

นางสาว เขมจิรา สว่างกต หัวหน้าส่วนความปลอดภัยและสิ่งแวดล้อม ได้ชี้แจงว่าการเก็บของเสียเช่น กากอ้อย จะมีการเก็บในลานกองเชื้อเพลิง และส่งเข้าหม้อไอน้ำของโรงไฟฟ้าเพื่อเป็นเชื้อเพลิง และในส่วนของกากตะกอนหม้อกรองจะกองเก็บในลานก่อนจะแจกให้เกษตรกรและชาวไร่นำไปเป็นสารปรับปรุงดิน

นายเกียรติศักดิ์ สิงห์ศิริเจริญกุล รักษาการผู้อำนวยการฯ ชี้แจงเพิ่มเติมว่าการออกแบบการรองรับ ต่างๆ เป็นการออกแบบเต็มเฟส เพียงแค่ปัจจุบันโรงงานยังไม่ได้ผลิตเต็มกำลัง

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สตัย (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ชี้แจงว่าการออกแบบของโครงการได้ออกแบบไว้ที่ กำลังการผลิต 20,400 ตันอ้อยต่อวัน ซึ่งในอนาคตในกรณีที่มีการหีบอ้อย 100 % (ปัจจุบันดำเนินการประมาณ 50 %) จะมีการก่อสร้างเพิ่มเติม เช่น ถังเก็บกากน้ำตาล ที่ปัจจุบันก่อสร้าง/ติดตั้งเพียงบางส่วนตามระยะการพัฒนาโครงการ แต่ในส่วนของลานกองเชื้อเพลิงออกแบบไว้และดำเนินการก่อสร้างครอบคลุมการหีบอ้อยที่ 20,400 ตันอ้อย/วัน เรียบร้อยแล้ว

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ มีคำถามเพิ่มเติมในเรื่องของเชื้อเพลิง ว่าสามารถนำไปใช้งานด้านอื่นได้หรือไม่ เช่นการทำด้วยขามเขรามิก

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สตั๊ย (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ชี้แจง กากอ้อยจะใช้เป็นเชื้อเพลิงสำหรับโรงไฟฟ้าทั้งหมด ในส่วนของกากตะกอนหม้อกรอง (Filter Cake) และซีเถ้าที่เกิดจากการเผาไหม้ขานอ้อย สามารถใช้เป็นสารปรับปรุงดิน และยังสามารถนำไปทำอิฐมวลเบาได้ด้วย หากในอนาคตโครงการมีการพัฒนากิจกรรมด้าน CSR จะพิจารณาในประเด็นดังกล่าว

นายธนากร รื่นสุข ผู้แทนสำนักงานพลังงานจังหวัดสระแก้ว ได้สอบถามในเรื่องของระบบบำบัดน้ำเสียว่าสามารถพัฒนาเป็น Biogas ได้หรือไม่ ซึ่งรายได้ส่วนนี้จะเข้ากองทุนอนุรักษ์อีกด้วย จึงเสนอแนะให้ทางโครงการเก็บตัวเลขน้ำเสีย นำมาเปรียบเทียบกับต้นทุนว่าคุ้มทุนหรือไม่

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สตั๊ย (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ได้ชี้แจงว่าในการออกแบบระบบบำบัดน้ำเสียของโครงการ ออกแบบระบบให้รองรับปริมาณน้ำเสีย 500 ลูกบาศก์เมตร/วัน ที่ค่า BOD (ปริมาณออกซิเจนที่จุลินทรีย์ใช้ในการย่อยสลายสารอินทรีย์ในน้ำ) เท่ากับ 3,000 มิลลิกรัม/ลิตร ค่า COD (ความต้องการออกซิเจนทางเคมี) เท่ากับ 6,000 มิลลิกรัม/ลิตร ซึ่งจากเกณฑ์การออกแบบระบบบำบัดน้ำเสียและคุณลักษณะของน้ำเสียที่เข้าระบบจะก่อให้เกิดปริมาณความเข้มข้นของมีเทน (ก๊าซมีเทน) ต่ำในกรณีที่จะรวบรวมปริมาณก๊าซมีเทนมาใช้เป็นเชื้อเพลิง อาจไม่คุ้มค่ากับการลงทุน อย่างไรก็ตามโครงการจะรวบรวมเพื่อจัดทำข้อมูล หากในอนาคตดำเนินการผลิตเต็มกำลังการผลิตที่ได้รับอนุญาต เพื่อพิจารณาความเหมาะสมต่อไป

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ แนะนำในเรื่องของการตรวจวัดคุณภาพอากาศ ฝากเรื่อง PM 2.5 อยากให้โครงการมีมาตรการเชิงรุกทั้งการในการตรวจวัดและป้องกัน และประชาสัมพันธ์ต่อชุมชนว่าโครงการไม่ได้มีการปล่อย PM2.5 ที่เป็นอันตรายต่อชุมชน

นายสุรเชษฐ์ แก้วคำ นายอำเภอวัฒนานคร ได้สอบถามถึงช่วงเวลาในการตรวจวัดว่าเป็นผลที่มาจากการตรวจวัดช่วงหีบหรือไม่ โครงการจะมีการเปิดหีบฤดูกาลนี้ในช่วงไหน

นายเกียรติศักดิ์ สิงห์ศิริเจริญกุล รก.ผู้อำนวยการฯ ชี้แจงว่าผลการตรวจวัดที่น่าเสนอเป็นผลตรวจวัดจากฤดูกาลหีบล่าสุด และในส่วนของการเปิดหีบฤดูกาลนี้โครงการยังรอประกาศจาก กอน.

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ ได้ตั้งข้อสังเกตเรื่องค่าตรวจวัดคุณภาพน้ำผิวดินรอบโครงการที่มีค่าไม่ผ่าน ว่าเป็นเพียงการคาดการณ์ใช่หรือไม่ว่าค่าที่ไม่ผ่านเกิดจากแหล่งน้ำอื่นที่ไม่ใช่โครงการ

นางสาวพิมลวรรณ ผู้สัต์ย์ (ผู้ชำนาญการสิ่งแวดล้อม) บริษัท เทคนิคสิ่งแวดล้อมไทย จำกัด (ที่ปรึกษาโครงการ) ได้ชี้แจงประเด็นนี้ โดยยกตัวอย่างจุดตรวจวัดบริเวณอ่างเก็บน้ำบ้านหนองบัวเหนือ ประชาชนมีการนำรถมาจอดล้างที่บริเวณอ่างเก็บน้ำและมีการใช้ผงซักฟอกในการล้างทำความสะอาด อาจทำให้ส่งผลต่อคุณภาพน้ำในแหล่งน้ำสาธารณะได้ แต่อย่างไรก็ตามการดำเนินการของโครงการไม่ได้ระบายน้ำทิ้งสู่ภายนอก แต่เป็นการเผื่อารวังคุณภาพแหล่งน้ำผิวดินโดยรอบ

นายปรโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ ได้ให้คำแนะนำว่าหากเกิดจากการที่ประชาชนที่อยู่ บริเวณต้นน้ำทำให้เกิดชั้นค่าน้ำสูง ให้ตรวจหาสาเหตุที่ทำให้ค่าน้ำไม่ผ่านและช่วยหาทางแก้ไขให้ตรงจุด

ระเบียบวาระที่ 4.3 กิจกรรมมวลชนสัมพันธ์และการพัฒนาที่ยั่งยืน

1) ด้านสร้างความสัมพันธ์ที่ยั่งยืน

- (1) เข้าพบ ผู้นำชุมชน องค์กรเอกชนในท้องถิ่น ประชาชน สถาบันการศึกษาและศาสนา
- (2) สนับสนุนกิจกรรมงานกาชาด ปี 2568 จังหวัดสระแก้ว
- (3) สนับสนุนอาหารให้กับศูนย์อพยพในช่วงสงครามชายแดนไทย-กัมพูชา
- (4) สนับสนุนงานสร้างป้อมยามรักษาการณ์กองบินที่ 3 สนับสนุนสิ่งของอุปโภค-บริโภคให้กับทหารที่ปฏิบัติหน้าที่ตามแนวชายแดน
- (5) สนับสนุนอุปกรณ์ทางการแพทย์และโครงการตรวจสอบสุขภาพสำหรับหน่วยงานสาธารณสุข รพ.สต ประจำปี 2568
- (6) สนับสนุนพัดลมให้กับโรงเรียนบ้านโป่งคอม
- (7) จัดกิจกรรมจิตอาสาโครงการปรับปรุงทัศนียภาพสถานที่ทางศาสนา ณ วัดบ้านหนองบัว
- (8) สนับสนุนอุปกรณ์กีฬา ให้กับเรือนจำจังหวัดสระแก้ว
- (9) สนับสนุนน้ำตาลทรายขาว กิจกรรมจัดการประเพณีทอดกฐิน หมู่ 5 ต.บ้านด่าน อ.อรัญประเทศ

2) ด้านสิ่งแวดล้อม

- (1) จัดกิจกรรมการปลูกป่าบริเวณชุมชน ณ วัดทตราษฎร์พุทธาราม (วัดทตน้อย) ต.ผักชะ อ.อรัญประเทศ จ.สระแก้ว

ระเบียบวาระที่ 5 เรื่องพิจารณา

ในการจัดการประชุมคณะกรรมการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA Monitoring Committee) ครั้งถัดไป เป็นครั้งที่ 1/2569 จะจัดในช่วงเดือนพฤษภาคม 2569

มติที่ประชุม : ที่ประชุมรับทราบ

ระเบียบวาระที่ 6 เรื่องอื่น ๆ

ระเบียบวาระที่ 6.1 เพื่อพิจารณา

พ.อ.นิรันดร์ น่วมรัมย์ ผู้แทนกอ.รมน. มีข้อสอบถามเรื่องของจำนวนรถอ้อยต่อวันที่จะเข้าโครงการ มีพื้นที่จอดรองรับเพียงพอหรือไม่ จะทำให้รถล้นออกมาจอดหน้าโรงงานหรือไม่ และในส่วนของรถอ้อยที่มาจากคลองหาดผ่านทางผ่านศึกมาฝั่งอรัญประเทศจะใช้ทางกลับรถ มีวิธีการจัดการที่จะไม่เสี่ยงต่อการเกิดอุบัติเหตุแล้วหรือไม่

คุณเริงศักดิ์ รัตนพงศ์ รักษาการผู้จัดการฝ่ายจัดหาดูดับ ได้ชี้แจงว่าความสามารถในการรองรับรถอ้อยของโครงการสามารถรองรับรถอ้อยได้มากกว่า 1,400 คัน ซึ่งออกแบบมาสำหรับรองรับการทียอ้อยเต็มกำลัง และในมาตรการสำหรับจุดกลับรถ โครงการจะจัดให้มีเจ้าหน้าที่รักษาความปลอดภัยคอยให้สัญญาณ จุดสังเกตและไฟแสงสว่างที่เพิ่มขึ้นเพื่อลดความเสี่ยงต่อการเกิดอุบัติเหตุ

ผู้แทนภาคประชาชน หมู่ที่ 4 มีข้อสอบถามเรื่องการสร้างจุดกลับรถใหม่ของโครงการว่ามีการสร้างติดกับจุดกลับรถเก่ามากเกินไปหรือไม่ เป็นการเอื้อประโยชน์ต่อโครงการโดยตรง

นายสุรเชษฐ์ แก้วคำ นายอำเภอวัฒนานคร ในเรื่องของจุดกลับรถมีการสอบถามไปยังแขวงทางหลวงชนบทแล้ว หากได้รับคำตอบจะแจ้งให้ทราบ

นายกรณียชัย ทักษิณ ผจก.ฝ่ายอาวุโสสายความยั่งยืนองค์กร ชี้แจงเพิ่มเติมว่าโครงการมีการดำเนินการขออนุญาตกรมทางหลวงมาเป็นเวลานานมาก ทั้งนี้กรมทางหลวงได้พิจารณาเรื่องความปลอดภัยในการใช้ถนนในเรื่องของการเปิดฤดูกาลทียอ ว่าถ้าจุดกลับรถไกลจะเสี่ยงต่อการเกิดอุบัติเหตุมากกว่า เพราะรถอ้อยมีน้ำหนักและใช้ระยะในการเบรคนาน

นายสุรเชษฐ์ แก้วคำ นายอำเภอวัฒนานคร มีการสอบถามถึงความพร้อมของโครงการในการเปิดฤดูกาลทียอครั้งนี้ว่ามีการเตรียมความพร้อมอย่างดีแล้วใช้หรือไม่

นายเกียรติศักดิ์ สิงห์ศิริเจริญกุล รก.ผู้อำนวยการฯ ได้แจ้งว่า ตามที่โครงการมีข้อร้องเรียนมาจากฤดูกาลที่แล้ว เนื่องจากการเปิดฤดูกาลผลิตแรกมีน้ำตาลจากกระบวนการผลิตหลุดออกไปจากระบบสูงมาก และพนักงานเป็นพนักงานใหม่ แต่ในฤดูกาลผลิตนี้ได้มีการอบรมเพิ่มความรู้พนักงานให้เกิดความชำนาญ และยังมีแก้ไขปัญหาคบในทุกลักษณะที่ได้นำเสนอไป ว่าในส่วนของกลิ่นได้มีการปิดคลุมบ่อและมีระบบที่ใช้บำบัดกลิ่น ในเรื่องเสียงมีการติดตั้งตัวลดเสียง(Silencer) และในด้านอื่น ๆ มีการปรับปรุงการผลิตและแก้ไขป้องกันเพิ่มเติม และคาดว่าจะลดปัญหาเรื่องร้องเรียนลงได้

นายปราโมทย์ อรกิจ ประธานที่ประชุมฯ ได้เน้นย้ำเรื่องการสัญจรในช่วงปีใหม่ มาตรการเรื่อง PM2.5 และให้ช่วยส่งเสริมมาตรการการลดการเผาอ้อย

ปิดประชุม เวลา 15.30 น.



เจ้าหน้าที่สิ่งแวดล้อมโครงการโรงน้ำตาล
ผู้จัดทำรายงานการประชุม



เจ้าหน้าที่สิ่งแวดล้อมโครงการโรงไฟฟ้า
ผู้จัดทำรายงานการประชุม



หัวหน้าส่วนความปลอดภัยและสิ่งแวดล้อม
ผู้ทวนสอบรายงานการประชุม



ภาคผนวก ข-4

ข้อร้องเรียนจากการดำเนินการที่ผ่านมา

บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด
เลขรับ 046
วันที่ 11 มี.ค. 2568
เวลา 16:18



ที่ สก ๗๔๙๐๑/๒๖๐๘

ที่ทำการองค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ
๑๕๕ หมู่ที่ ๔ อ.วัฒนานคร สก ๒๗๑๖๐

๑๐ มีนาคม ๒๕๖๘

เรื่อง ร้องเรียน ผลกระทบด้านมลพิษจากโรงงานน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด

เรียน บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด (KSL)

อ้างถึง ๑. หนังสือองค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ ที่ สก ๗๔๙๐๑ / ๒๓๓ ลงวันที่ ๒๗ กุมภาพันธ์ ๒๕๖๘

๒. หนังสือร้องเรียน เลขรับที่ ๖๐๔ ลงวันที่ ๒๕ กุมภาพันธ์ ๒๕๖๘

สิ่งที่ส่งมาด้วย รายงานการประชุมแก้ไขปัญหาเรื่องร้องเรียนโรงงานน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด กรณีผลกระทบด้านมลพิษควั่น เสียง กลิ่นเหม็น และฝุ่นละออง ในวันที่ ๔ มีนาคม ๒๕๖๘ ๑ ชุด

ตามที่ องค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ ได้รับหนังสือเรื่องร้องเรียนผลกระทบด้านมลพิษจากโรงงานน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด (KSL) เลขที่รับ ๖๐๔ ลงวันที่ ๒๕ กุมภาพันธ์ ๒๕๖๘ จากพันตำรวจเอก ศตพัฒน์ พิมพ์คำ (ผู้ร้อง) ผู้ได้รับผลกระทบและตัวแทนเครือข่ายกลุ่มผู้ได้รับผลกระทบและปัญหาโรงงานน้ำตาลฯ เรื่องร้องเรียนกรณีผลกระทบด้านมลพิษ ควั่น เสียง กลิ่นเหม็น และฝุ่นละออง จากโรงงาน บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด (KSL) ทำให้ผู้ได้รับผลกระทบมีอาการแสบจมูก แสบหู แสบคอ และปวดศีรษะ รวมถึงปัญหาการหลับนอนซึ่งทำให้มีเศษอ้อยตกหล่นอาจเป็นอันตรายถึงผู้ใช้รถใช้ถนน ความละเอียดแจ้งแล้ว ตามอ้างถึงนั้น

ในการนี้ องค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ จึงขอจัดส่งรายงานการประชุมแก้ไขปัญหาเรื่องร้องเรียนโรงงานน้ำตาล บริษัท น้ำตาลนิวกวางสินหลี จำกัด กรณีผลกระทบด้านมลพิษควั่น เสียง กลิ่นเหม็น และฝุ่นละออง ในวันที่ ๔ มีนาคม ๒๕๖๘ เพื่อให้การดำเนินงานแก้ไขปัญหาเรื่องร้องเรียนสำเร็จลุล่วงไปด้วยดี รายละเอียดปรากฏตามสิ่งที่ส่งมาด้วย

จึงเรียนมาเพื่อทราบ

นายกองค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ

สำนักปลัด องค์การบริหารส่วนตำบลฝักขะ
งานสาธารณสุข
โทร. / โทรสาร ๐๓๗-๒๔๗๖๖๐