

บทที่ 1

บทนำ

บทที่ 1 บทนำ

1.1 บทนำ

โครงการโรงไฟฟ้าชีวมวลขนาดกำลังการผลิต 9.9 เมกะวัตต์ ของบริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด เป็นบริษัทในกลุ่มบริษัทน้ำตาลไทยรุ่งเรือง โดยมีวัตถุประสงค์ในการดำเนินธุรกิจผลิตพลังงานชีวมวล เพื่อส่งจ่ายไฟฟ้า และไอน้ำให้กับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ของบริษัท อุตสาหกรรมน้ำตาลบ้านไร่ จำกัด ซึ่งเป็นพื้นที่อยู่ติดกัน และเป็นหนึ่งในกลุ่มบริษัทน้ำตาลไทยรุ่งเรือง ส่วนไฟฟ้าอีกประมาณ 8 เมกะวัตต์ จะส่งจ่ายให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค โดยโครงการตั้งอยู่บนเนื้อที่ประมาณ 14 ไร่ ภายในพื้นที่เช่าในบริเวณเดียวกับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ของบริษัท อุตสาหกรรมน้ำตาลบ้านไร่ บริเวณหมู่ที่ 12 ตำบลทัพหลวง อำเภอบ้านไร่ จังหวัดอุทัยธานี

ทั้งนี้ โครงการโรงไฟฟ้าพลังงานชีวมวล ขนาด 9.9 เมกะวัตต์ ของบริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัดซึ่งใช้กากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงตั้งอยู่ที่ตำบลทัพหลวง อำเภอบ้านไร่ จังหวัดอุทัยธานี โดยโครงการไม่เข้าข่ายต้องจัดทำรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม (EIA) ตามกฎหมายว่าด้วยการส่งเสริมและรักษาคุณภาพสิ่งแวดล้อม พ.ศ.2535 แต่เข้าข่ายตามประกาศคณะกรรมการกำกับกิจการพลังงาน เรื่อง มาตรการป้องกันแก้ไข และติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม สำหรับผู้ได้รับการยกเว้นไม่ต้องจัดทำรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อมตามกฎหมายว่าด้วยการส่งเสริมและรักษาคุณภาพสิ่งแวดล้อมสำหรับการผลิตไฟฟ้าจากเชื้อเพลิงชีวมวล (ประเภทเชื้อเพลิงแข็ง) ที่มีกำลังผลิตติดตั้ง ต่ำกว่า 10 เมกะวัตต์

ดังนั้น บริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด ซึ่งเป็นเจ้าของโครงการ ได้ว่าจ้างให้บริษัท ยูโนเด็ค แอนนาลิสต์ แอนด์ เอ็นจิเนียริง จำกัด ซึ่งเป็นบริษัทที่ปรึกษาด้านสิ่งแวดล้อม ดำเนินการจัดทำรายงานผลการปฏิบัติตามมาตรการ ฯ ตามประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) โครงการโรงไฟฟ้าพลังงานชีวมวล ขนาด 9.9 เมกะวัตต์ ของบริษัทบ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด ตามแนวทางการจัดทำรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) สำหรับโรงไฟฟ้าที่มีกำลังการผลิตติดตั้งต่ำกว่า 10 เมกะวัตต์ กรณีการผลิตไฟฟ้าจากเชื้อเพลิงชีวมวล (ประเภทเชื้อเพลิงแข็ง) (เมษายน, พ.ศ. 2558) เพื่อเสนอต่อสำนักงานคณะกรรมการกำกับกิจการพลังงานพิจารณาตามขั้นตอน และเพื่อเป็นการดำเนินงานในเชิงรุกและเชื่อมั่นในการดำเนินธุรกิจควบคู่กับการพัฒนาชุมชนและสิ่งแวดล้อม

1.2 วัตถุประสงค์ของการจัดทำรายงาน

- 1.2.1 เพื่อสรุปผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบสิ่งแวดล้อม และมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม โครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ขนาดกำลังการผลิต 9.9 เมกะวัตต์ ของบริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด ในระยะดำเนินการ
- 1.2.2 เพื่อนำผลการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมมาเปรียบเทียบกับค่ามาตรฐานที่หน่วยราชการกำหนด และนำไปเป็นแนวทางในการจัดระบบการจัดการสิ่งแวดล้อมต่อไป
- 1.2.3 เพื่อเป็นแนวทางป้องกัน และลดมลภาวะที่อาจมีผลกระทบต่อคุณภาพสิ่งแวดล้อมภายในโครงการ และต่อพื้นที่รอบโครงการ
- 1.2.4 เพื่อสรุปเป็นข้อมูลคุณภาพสิ่งแวดล้อมในการนำเสนอต่อบอร์ด และหน่วยงานต่างๆ ที่เกี่ยวข้อง ในการปฏิบัติตามเงื่อนไข หรือข้อระเบียบที่กำหนดไว้ทั้งในส่วนของทางบริษัท และหน่วยงานที่เกี่ยวข้อง

1.3 ขอบเขตการศึกษา

ดำเนินการรวบรวมผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันแก้ไขและลดผลกระทบสิ่งแวดล้อมของโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ขนาดกำลังการผลิต 9.9 เมกะวัตต์ ที่ระบุไว้ในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) รวมทั้งรวบรวมเอกสาร เพื่อเป็นหลักฐานประกอบผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบสิ่งแวดล้อมที่ครอบคลุมในประเด็นต่างๆ เช่น คุณภาพอากาศโดยทั่วไป ระดับเสียงโดยทั่วไป การจัดการทรัพยากรน้ำ การคมนาคมขนส่ง การจัดการขยะและกากของเสีย อาชีวอนามัยความปลอดภัยและสุขภาพ และการประชาสัมพันธ์และการมีส่วนร่วมของประชาชน เป็นต้น

1.4 วิธีการศึกษาและจัดทำรายงาน

การจัดทำรายงานฯ จะดำเนินการตามแนวทางการจัดทำรายงานผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันและแก้ไขผลกระทบสิ่งแวดล้อม และมาตรการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม ที่กำหนดโดยกองวิเคราะห์ผลกระทบสิ่งแวดล้อม สำนักงานนโยบายและแผนทรัพยากรธรรมชาติและสิ่งแวดล้อม มีรายละเอียดการดำเนินงานต่อไปนี้

1.4.1 ตรวจสอบผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันแก้ไขและลดผลกระทบสิ่งแวดล้อมที่เสนอไว้ในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) และข้อกำหนดเพิ่มเติม โดยมีขอบเขตของการดำเนินงานดังต่อไปนี้

- จัดทำตารางผลการปฏิบัติตามมาตรการป้องกันแก้ไขและลดผลกระทบสิ่งแวดล้อมที่กำหนดไว้ในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP)

- เหตุผลที่ไม่ปฏิบัติหรือไม่สามารถปฏิบัติตามมาตรการได้อย่างครบถ้วน

- เสนอมาตรการป้องกันและลดผลกระทบสิ่งแวดล้อมในสภาพปัจจุบันที่เปลี่ยนแปลงไปจากมาตรการป้องกันแก้ไขและลดผลกระทบสิ่งแวดล้อมที่ได้เสนอไว้ในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) พร้อมให้เหตุผลประกอบการเปลี่ยนแปลงดังกล่าว

1.4.2 ติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมในบริเวณพื้นที่โครงการ และพื้นที่ใกล้เคียงโครงการ ตามที่กำหนดไว้ในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) และรายละเอียดการตรวจวัดคุณภาพสิ่งแวดล้อมโดยมีข้อมูลการนำเสนอ ดังต่อไปนี้

- แสดงดัชนีในการตรวจวัด วิธีการเก็บตัวอย่าง วิธีการวิเคราะห์ตัวอย่างตามที่กำหนดในรายงานประมวลหลักการปฏิบัติ (Code of Practice: CoP) หรือมาตรการที่เป็นที่ยอมรับของหน่วยงานราชการไทย

- วิเคราะห์ผลการตรวจวัดคุณภาพสิ่งแวดล้อม และเปรียบเทียบกับมาตรฐานคุณภาพสิ่งแวดล้อมของหน่วยงานราชการไทย

- แสดงภาพถ่ายขณะทำการเก็บตัวอย่าง ภาพเครื่องมือขณะตรวจวัด และภาพถ่ายสถานที่ตรวจวัด

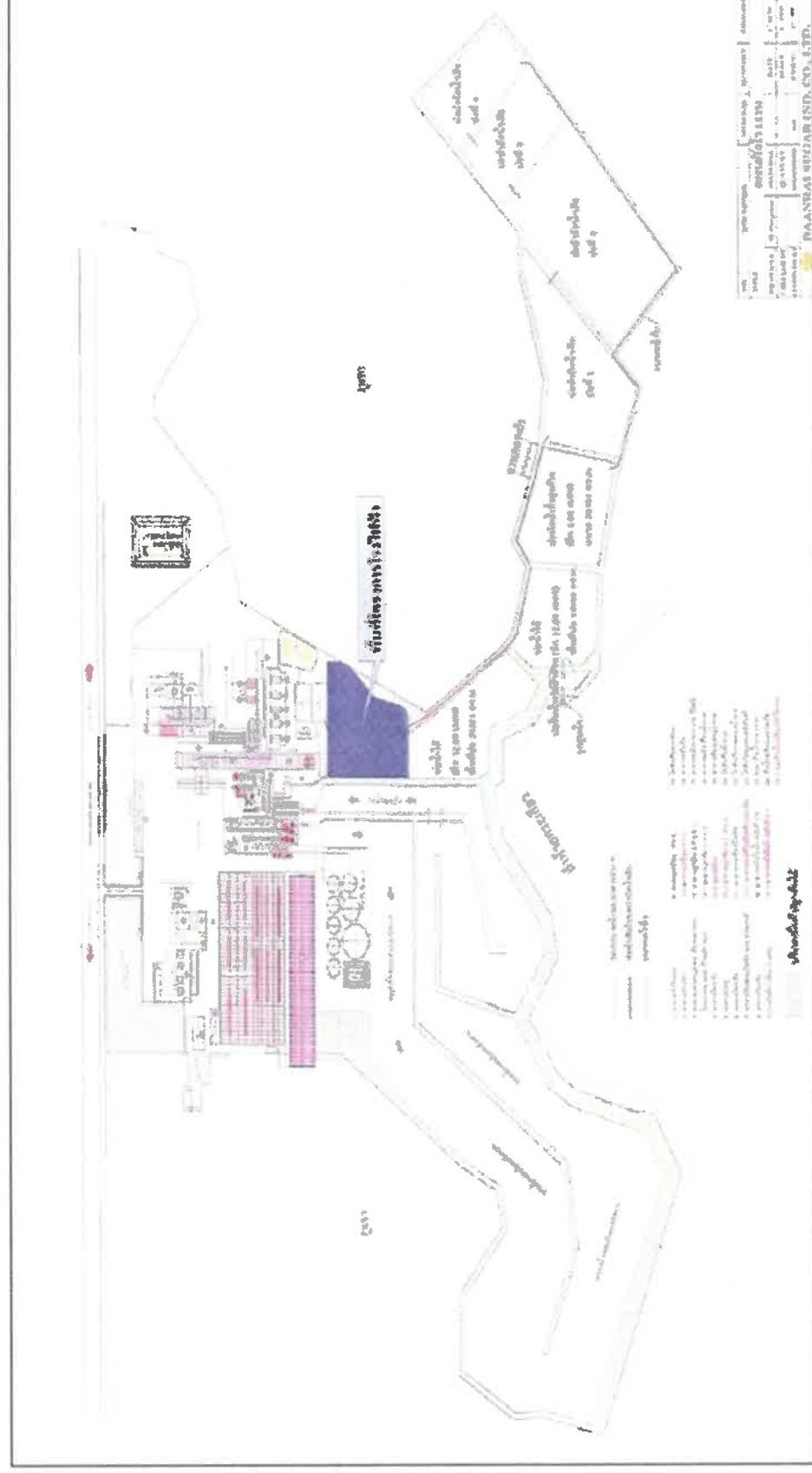
1.5 ที่ตั้งโครงการ

โครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ขนาดกำลังการผลิต 9.9 เมกะวัตต์ ของบริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด ตั้งอยู่บนเนื้อที่รวมประมาณ 14 ไร่ ในพื้นที่เช่าบริเวณเดียวกับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ของบริษัท อุตสาหกรรมน้ำตาลบ้านไร่จำกัด หมู่ที่ 12 บ้านศิลาทอง ตำบลพหุลวง อำเภอบ้านไร่ จังหวัดอุทัยธานี แสดงดังรูปที่ 1.1 สำหรับอาณาเขตติดต่อพื้นที่โดยรอบโครงการ แสดงดังรูปที่รูปที่ 1-2 และสรุปได้ดังนี้

ทิศเหนือ	ติดกับ	พื้นที่บ่อน้ำหล่อเย็นของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่
ทิศใต้	ติดกับ	พื้นที่ภูเขา
ทิศตะวันออก	ติดกับ	พื้นที่หน่วยผลิตไฟฟ้า และไอน้ำของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่
ทิศตะวันตก	ติดกับ	พื้นที่บ่อน้ำใช้ (บ่อน้ำดิบของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่)



บริษัท ยูไนเต็ด แอวนาลิสติก แอนด์ เอ็นจิเนียริ่ง คอนซัลแตนท์ จำกัด
 ห้องปฏิบัติการทดสอบมาตรฐาน ISO/IEC 17025:2017 by TSI and DSS
 ได้รับการรับรอง ISO 9001:2015 และ ISO 14001:2015 จากสถาบันมาตรฐานอังกฤษ



รูปที่ 1-2 ขอบเขตโครงการโรงไฟฟ้าชีวมวล ของบริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด และโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ จำกัด

1.6 เชื้อเพลิง

เชื้อเพลิงสำหรับการผลิตพลังงานไฟฟ้าของโครงการ ประกอบด้วย กากอ้อย (เชื้อเพลิงหลัก) ใบอ้อย แกลบ เปลือกไม้ และเศษไม้ (เชื้อเพลิงเสริม) มีปริมาณการใช้ดังตาราง

องค์ประกอบ	ผลวิเคราะห์ (ร้อยละ)
กากอ้อย	20,758
ใบอ้อย	9,799
แกลบ	10,599
เศษไม้/เปลือกไม้	12,120
รวมปริมาณเชื้อเพลิงรวมเมื่อคิดเทียบเท่าความต้องการ กากอ้อยเป็นเชื้อเพลิงที่ 147,360 ตัน/ปี	53,276

โดยเชื้อเพลิงกากอ้อยจะรับจากโรงงานน้ำตาลด้วยสายพานลำเลียงไปยังโกดังเก็บเชื้อเพลิงเพื่อรอการป้อนเข้าสู่ห้องเผาไหม้ของหม้อไอน้ำ ใบอ้อยจะรับซื้อจากเกษตรกรที่อยู่ในพื้นที่ส่งเสริมการปลูกอ้อย แกลบจะรับซื้อจากโรงสีที่อยู่ในพื้นที่อำเภอบ้านไร่ และพื้นที่ใกล้เคียงในรัศมีไม่เกิน 70 กิโลเมตร ก่อนลำเลียงเข้าสู่โรงเก็บเชื้อเพลิงโดยรถบรรทุก ส่วนเศษเปลือกไม้จะรับซื้อจากเกษตรกร และพ่อค้าคนกลางที่อยู่ในพื้นที่ และขนส่งมายังโรงเก็บด้วยรถบรรทุกเช่นเดียวกัน

สำหรับโกดังเก็บเชื้อเพลิงมีขนาด 2,040 ตารางเมตร สามารถกองเก็บได้ประมาณ 80,000 ตัน ซึ่งเพียงพอต่อการใช้งาน 20 วัน มีการแยกส่วนการจัดเก็บเชื้อเพลิงตามประเภทและอายุของชีวมวล เพื่อการเลือกใช้งานเชื้อเพลิงที่มีอายุจัดเก็บนานก่อน จากนั้นจะมีรถตักดินเชื้อเพลิงลงในรางสายพานป้อนเชื้อเพลิง เพื่อลำเลียงด้วยระบบสายพานแบบปิดครอบป้อนเข้าสู่อาคารหม้อไอน้ำ ลักษณะการกองในโรงเก็บเชื้อเพลิงเป็นการกองรูปทรงสี่เหลี่ยมคางหมูที่มีพื้นที่ว่างรอบกองเพื่อความสะดวกในการดูแล รอบโกดังมีรางระบายน้ำเชื่อมต่อกับรางระบายน้ำฝนของพื้นที่อื่นๆ ก่อนระบายลงสู่บ่อเก็บน้ำดิบของโครงการน้ำตาลบ้านไร่ บริเวณโกดังมีการติดตั้งระบบแจ้งเหตุเพลิงไหม้ ระบบน้ำดับเพลิงกระจายตามจุดต่างๆ ของอาคารเก็บเชื้อเพลิง และมีระบบป้องกันการฟุ้งกระจายของฝุ่นละอองแบบผสมผสาน ประกอบด้วย การติดตั้งถุงลมเพื่อใช้เป็นเครื่องมือสังเกตทิศทางพัดของลม การปลูกต้นสนประดิพัทธ์สลับด้วยไม้พุ่มเตี้ย และกรณีที่มีการโปรยกากอ้อยลงสู่โกดังเก็บเชื้อเพลิงจะทำการติดตั้งที่ครอบกันการฟุ้งกระจายของฝุ่นละออง

1.7 ผลผลิตภัณฑ์

สำหรับการผลิตของโครงการจะได้ทั้งไฟฟ้า และไอน้ำ ซึ่งสามารถสรุปปริมาณการผลิตในแต่ละช่วงฤดูกาลผลิตตามรูปแบบการดำเนินการ (Mode of Operation) ได้ดังตารางที่ 2.4-1 โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) ไฟฟ้า

ไฟฟ้าที่ผลิตได้ทั้งช่วงฤดูหีบอ้อย ช่วงละลายน้ำตาล และช่วงปิดหีบและหยุดละลายน้ำตาลจะจ่ายให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาคในปริมาณคงที่ตลอดทั้งปี เท่ากับ 8 เมกะวัตต์ ผ่านสายส่งแรงดัน 22 เควี (KV) ซึ่งจุดเชื่อมต่ออยู่ห่างจากโครงการประมาณ 1 กิโลเมตร ส่วนที่เหลือจะจ่ายให้กับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่จำนวน 0.6 เมกะวัตต์ และใช้เลี้ยงระบบการผลิตของโครงการจำนวน 1.3 เมกะวัตต์

(2) ไอน้ำ

ไอน้ำที่ดึงออกจากเครื่องกังหันไอน้ำจะส่งจ่ายให้กับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ในช่วงหีบอ้อยและช่วงละลายน้ำตาล เพื่อนำไปใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาล ปริมาณ 42 ตัน/ชั่วโมง ที่อุณหภูมิ 142 องศาเซลเซียส ความดัน 3.5 บาร์

ตารางที่ 2.4-1 ผลผลิตของโครงการ

รายการ	ฤดูกาล		
	หีบอ้อย	ละลายน้ำตาล	ปิดหีบอ้อยและหยุดละลายน้ำตาล
1. ไฟฟ้า (MW)			
1.1 กำลังการผลิต	9.9	9.9	9.9
1.2 ปริมาณการจ่าย			
(1) โครงการ	1.3	1.3	1.3
(2) โรงงานน้ำตาลบ้านไร่	0.6	0.6	0.6
(3) การไฟฟ้าส่วนภูมิภาค	8.0	8.0	8.0
2. ไอน้ำ (ตัน/ชั่วโมง ที่ 142 องศาเซลเซียส ความดัน 3.5 บาร์)			
โรงงานน้ำตาลบ้านไร่	42	42	0

1.8 กระบวนการผลิต

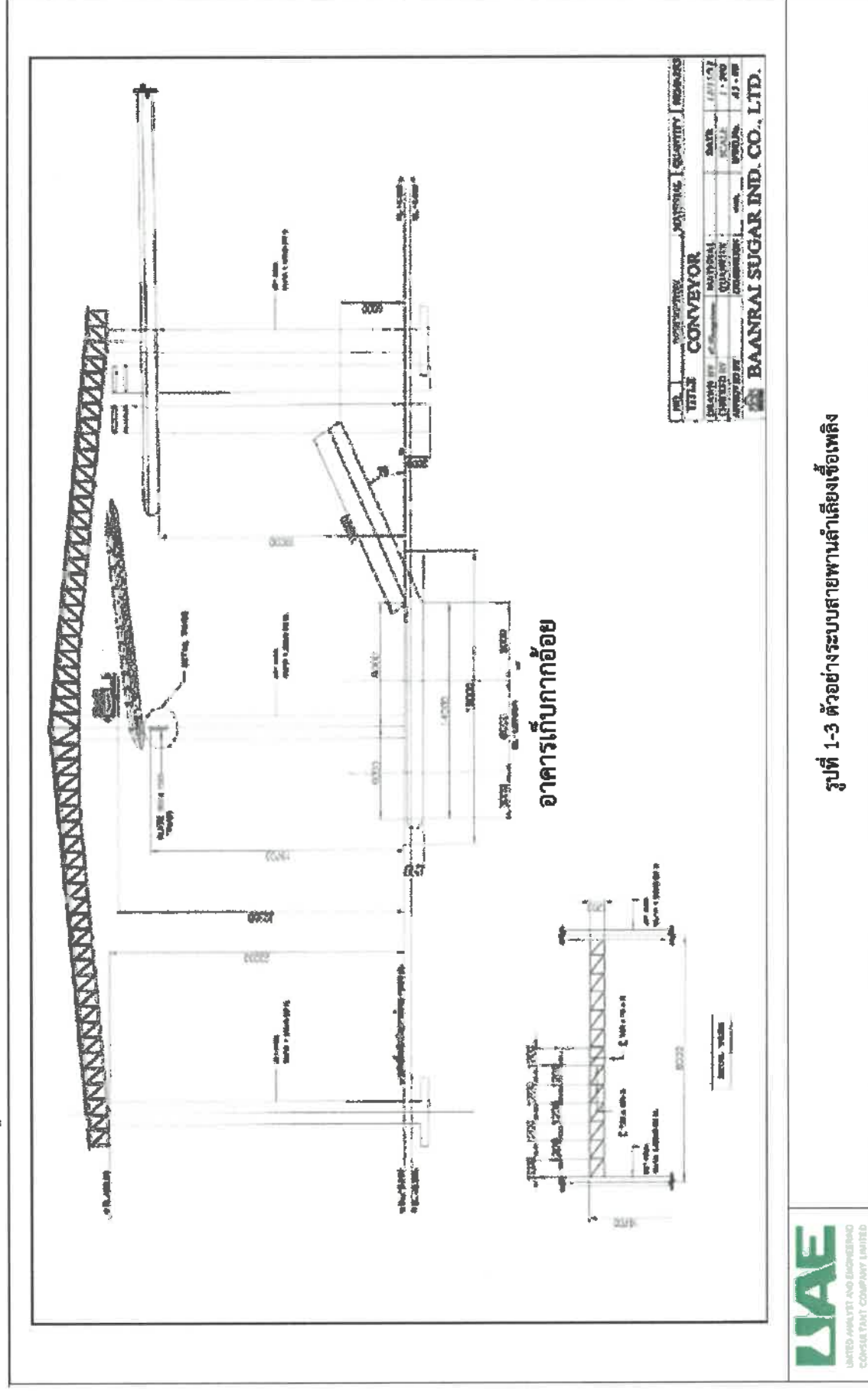
1.8.1 กระบวนการลำเลียงเชื้อเพลิง (Fuel Handling System)

สำหรับเชื้อเพลิงในโกดังเก็บเชื้อเพลิงจะมีรถตัก (Loader) ทำหน้าที่ดันเชื้อเพลิงลงในรางสายพานป้อนเชื้อเพลิง (Biomass Fuel Trench) โดยเป็นการป้อนแยกแต่ละชนิดของเชื้อเพลิง จากนั้นลำเลียงด้วยระบบสายพานแบบปิดครอบ ขนาดความสามารถในการลำเลียงชุดละ 155 ตัน/ชั่วโมง ป้อนเข้าสู่ไซโล (Service Silo) ซึ่งมีขนาดความจุเพียงพอต่อการเดินเครื่องเต็มกำลังการผลิตได้ไซโลละประมาณ 2 ชั่วโมง เพื่อรอป้อนเข้าสู่ห้องเผาไหม้ จากนั้นเชื้อเพลิงจากแต่ละไซโลจะถูกป้อนเข้าสู่ห้องเผาไหม้ทางช่องสำหรับลำเลียงเชื้อเพลิงด้านล่าง (Fall Chute) ซึ่งจะมีเครื่องป้อนทำหน้าที่ปรับปริมาณการป้อนเชื้อเพลิงและมีลมอัด (Compressed Air) เพื่อป้อนเชื้อเพลิงแต่ละประเภทเข้าสู่ห้องเผาไหม้ ทั้งนี้ การลำเลียง และการป้อนเชื้อเพลิงทั้งหมดจะถูกควบคุมด้วยระบบอัตโนมัติ (Distributed Control System) ที่ห้องควบคุมการทำงาน (Control Room) แสดงดังรูปที่ 13-

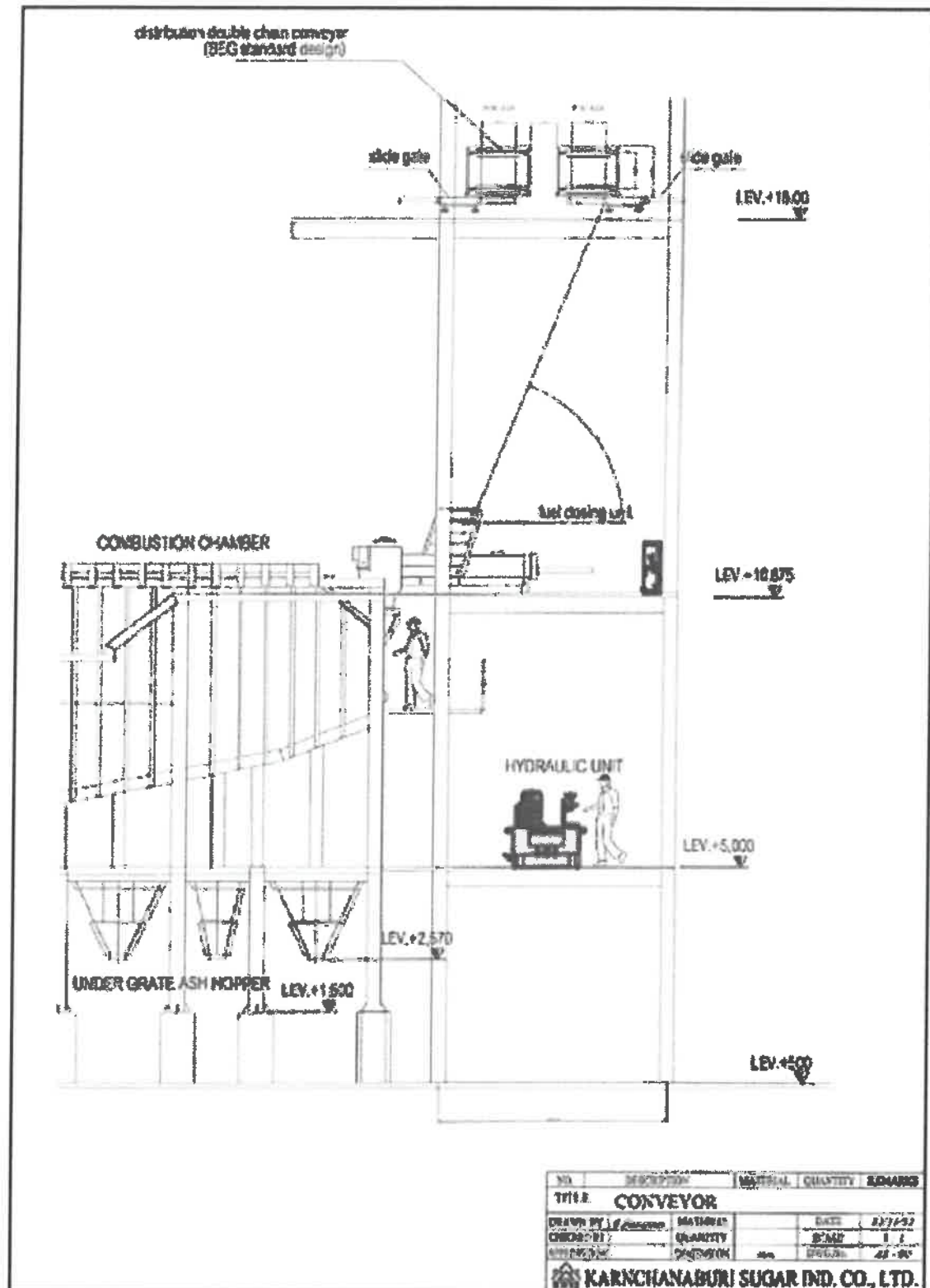
1.8.2 กระบวนการผลิตไอน้ำ

1) การเริ่มเดินเครื่อง

การเริ่มเดินเครื่องจะจุดเตาในห้องเผาไหม้จากช่องจุดเชื้อเพลิง จากนั้นจะทำการเปิดพัดลมดูดอากาศเข้าสู่เตา และเปิดพัดลมระบายอากาศเสียออกตามลำดับ แล้วจึงป้อนเชื้อเพลิงชีวมวลจากไซโลให้มีปริมาณเชื้อเพลิงสมดุลกับปริมาณอากาศที่ป้อนเข้าไป ในการควบคุมคุณภาพของเชื้อเพลิง ปัจจัยสำคัญที่มีอิทธิพลต่อประสิทธิภาพการเผาไหม้ชีวมวลให้สมบูรณ์ ได้แก่ ความชื้น ซึ่งโดยปกติในบริเวณพื้นที่จัดเก็บและป้อนเชื้อเพลิงชีวมวลเข้าสู่ห้องเผาไหม้นั้น มีหลังคาคลุม ดังนั้น ในกรณีที่ฝนตกจึงไม่ส่งผลกระทบต่อค่าความชื้นของเชื้อเพลิง นอกจากนี้ โครงการสามารถบริหารจัดการเชื้อเพลิงแบบ Fist In Fist Out เพื่อลดการสะสมของเชื้อเพลิงเก่า ดังนั้นจึงสามารถควบคุมคุณภาพของเชื้อเพลิงชีวมวลให้เป็นไปตามค่าที่ควบคุม และไม่ส่งผลกระทบต่อคุณภาพอากาศที่ระบายออกจากปล่องของหม้อไอน้ำ



รูปที่ 1-3 ตัวอย่างระบบสายพานลำเลียงเชื้อเพลิง



2) ระบบการเผาไหม้ในห้องเผาไหม้

อุปกรณ์ในการเผาไหม้แบบ Stoker มีลักษณะเป็นตะแกรงไฟที่หล่อขึ้นมาให้มีช่องว่างจำนวนมาก เพื่อให้อากาศสำหรับการเผาไหม้ไหลผ่านพื้นที่รองรับเชื้อเพลิงชีวมวล โดยเชื้อเพลิงจะเริ่มเผาไหม้ระหว่างเชื้อเพลิงลอยอยู่ในห้องเผาไหม้ ซึ่งถูกป้อนด้วยลมและเผาไหม้ต่อจนสมบูรณ์ เมื่อตกลงบนตะแกรงที่ระบายความร้อนด้วยน้ำ หลังจากการเผาไหม้ในห้องเผาไหม้ ก๊าซร้อนจะถูกดูดไหลออกไปทางท่อไอน้ำไอเสียโดยพัดลมดูด ซึ่งไอเสียหรือ Fuel gasses จะไหลไปแลกเปลี่ยนความร้อนให้กับชุด Economizer เพื่ออุ่นน้ำก่อนป้อนเข้าหม้อไอน้ำ หลังจากนั้นไอเสียประมาณร้อยละ 50 จะถูกส่งออกไปยังชุด Electrostatic Precipitator เพื่อดักกรองฝุ่นและอนุภาคของไอเสียก่อนปล่อยออกสู่บรรยากาศทางปล่องไอเสีย ในขณะที่ไอเสียอีกร้อยละ 50 ที่เหลือจะถูกส่งหมุนเวียนกลับเข้าไปยังห้องเผาไหม้อีกครั้งเพื่อเผาไหม้ซ้ำ ซึ่งไอเสียที่ออกมาจากห้องเผาไหม้จะมีส่วนของก๊าซคาร์บอนมอนอกไซด์ และไฮโดรคาร์บอนซึ่งยังมีค่าความร้อนอยู่ก๊าซดังกล่าวจะถูกเผาไหม้ซ้ำ ซึ่งแทนที่จะใช้อากาศจากบรรยากาศภายนอกทั้งหมดจะใช้ไอเสียเข้ามาช่วย ซึ่งจะได้ความร้อนที่มาจากก๊าซเดิมด้วยบางส่วน เพื่อลดปริมาณการใช้ความร้อนในกระบวนการ Air Pre Heater ก่อนเข้าเตา และยิ่งช่วยให้การเผาไหม้สมบูรณ์ และประหยัดอัตราการใช้เชื้อเพลิงอีกด้วย

ทั้งนี้ ในกระบวนการเผาไหม้ในห้องเผาไหม้มีการควบคุมอุณหภูมิและอากาศส่วนเกินตามค่าการออกแบบ โดยในระหว่างการเผาไหม้มีการพ่นอากาศเข้าสู่ห้องเผาไหม้ทางช่องอัดอากาศด้านล่างโดยใช้พัดลมหลัก (Force Draft Fan) ทำหน้าที่ดูดอากาศจากภายนอกแล้วเป่าผ่าน Economizer ที่อยู่ในช่องอากาศเสียเพื่ออุ่นอากาศให้ร้อน อากาศนี้จะถูกอัดผ่านช่องอัดอากาศด้วยปริมาณที่เกินความต้องการในการเผาไหม้ (Excess Air) ซึ่งนอกจากจะใช้ในการเผาไหม้แล้วยังเป็นการหล่อเย็นตะกรับเพื่อไม่ให้หลอมละลาย ขณะเดียวกันยังเป็นการเพิ่มอุณหภูมิของอากาศ ทำให้ประสิทธิภาพในการเผาไหม้ดีขึ้นด้วย เรียกว่า "อากาศปฐมภูมิ" นอกจากนี้ยังมีอากาศอีกส่วนหนึ่ง เรียกว่า "อากาศทุติยภูมิ" ซึ่งปล่อยเข้าเหนือตะกรับ (Over fire Air) ภายในห้องเผาไหม้เพื่อเพิ่มอากาศให้มากพอ (Excess Air) สำหรับเผาไหม้สารอินทรีย์ที่คงเหลือจากการเผาไหม้ผงตะกรับ และก๊าซคาร์บอนมอนอกไซด์ซึ่งเกิดจากการเผาไหม้ที่ไม่สมบูรณ์ของส่วนระเหยและคาร์บอนคงตัว ทำให้เผาไหม้อย่างสมบูรณ์ ขณะลอยตัวขึ้นสูงในห้องเผาไหม้อีกครั้งหนึ่ง เถ้าที่เกิดขึ้นจากการเผาไหม้ซึ่งเหลืออยู่บริเวณส่วนท้ายของตะกรับ (Ash Zone) จะตกลงสู่ก้นเตาซึ่งมีลักษณะลาดเอียง และไหลออกจากช่องเถ้าก่อนถูกกวาดออกโดยสายพานลำเลียงเถ้า เรียกว่า "เถ้าหนัก (Bottom Ash)" ซึ่งรวมทั้งเถ้าขนาดใหญ่บางส่วนด้วย สำหรับส่วนที่มีน้ำหนักเบา เมื่อถูกเผาแล้วจะผสมในก๊าซร้อนและปลิวออกไปจากห้องเผาไหม้ทางช่องก๊าซร้อน เรียกว่า "เถ้าเบา (Fly Ash)" จะถูกดักจับไว้ด้วยระบบบำบัดมลพิษแบบ Electrostatic Precipitator ก่อนที่จะระบายออกสู่ภายนอก ก่อนถูกส่งไปรวมกับเถ้าหนัก แสดงดังรูปที่ 1.4

3) ระบบผลิตไอน้ำ

หม้อไอน้ำของโครงการมีลักษณะเป็นท่อแนวนอน ซึ่งอาศัยการแลกเปลี่ยนความร้อนระหว่างน้ำภายในท่อ กับก๊าซร้อนจากการเผาไหม้ซึ่งอยู่ภายนอกท่อ โดยกระบวนการผลิตไอน้ำเริ่มต้นจากการป้อนน้ำที่ผ่าน Deaerator เข้าสู่ Boiler โดย Boiler Feed Water Pump ส่งไปยัง Economizer เพื่ออุ่นน้ำให้ร้อนขึ้นแล้วส่งไปยัง Steam Drum เพื่อแยกน้ำออกจาก Saturated Steam ส่วนที่เป็นน้ำจะถูกส่งไปยังผนังท่อซึ่งเป็นท่อรอบเตา มีการถ่ายเทความร้อนกับก๊าซร้อนจากห้องเผาไหม้ ทำให้น้ำกลายเป็น Saturated Steam แล้วส่งกลับไปยัง Steam Drum จากนั้น Saturated Steam จะออกจาก Drum ไปยัง Superheat Steam เพื่อนำไปใช้เป็นไอน้ำแรงดันสูงต่อไป

ในกรณีของการเดินเครื่องเต็มกำลังการผลิต สามารถผลิตไอน้ำได้สูงสุดที่ 58 ตัน/ชั่วโมง อุณหภูมิประมาณ 485 องศาเซลเซียส ความดัน 67 บาร์ ซึ่งจะถูกส่งไปขับเคลื่อนกังหันไอน้ำ ที่มีเพลลาเชื่อมต่อกับเครื่องกำเนิดไฟฟ้า เพื่อผลิตไฟฟ้าโดยไอน้ำส่วนหนึ่งจะแยกจากกังหันไอน้ำในปริมาณ 42 ตัน/ชั่วโมง อุณหภูมิประมาณ 142 องศาเซลเซียส ความดัน 3.5 บาร์ เพื่อนำไปใช้ในกระบวนการผลิตน้ำตาลของ บริษัท อุตสาหกรรมน้ำตาลบ้านไร่ จำกัด

1.8.3 กระบวนการหล่อเย็นและควบแน่น

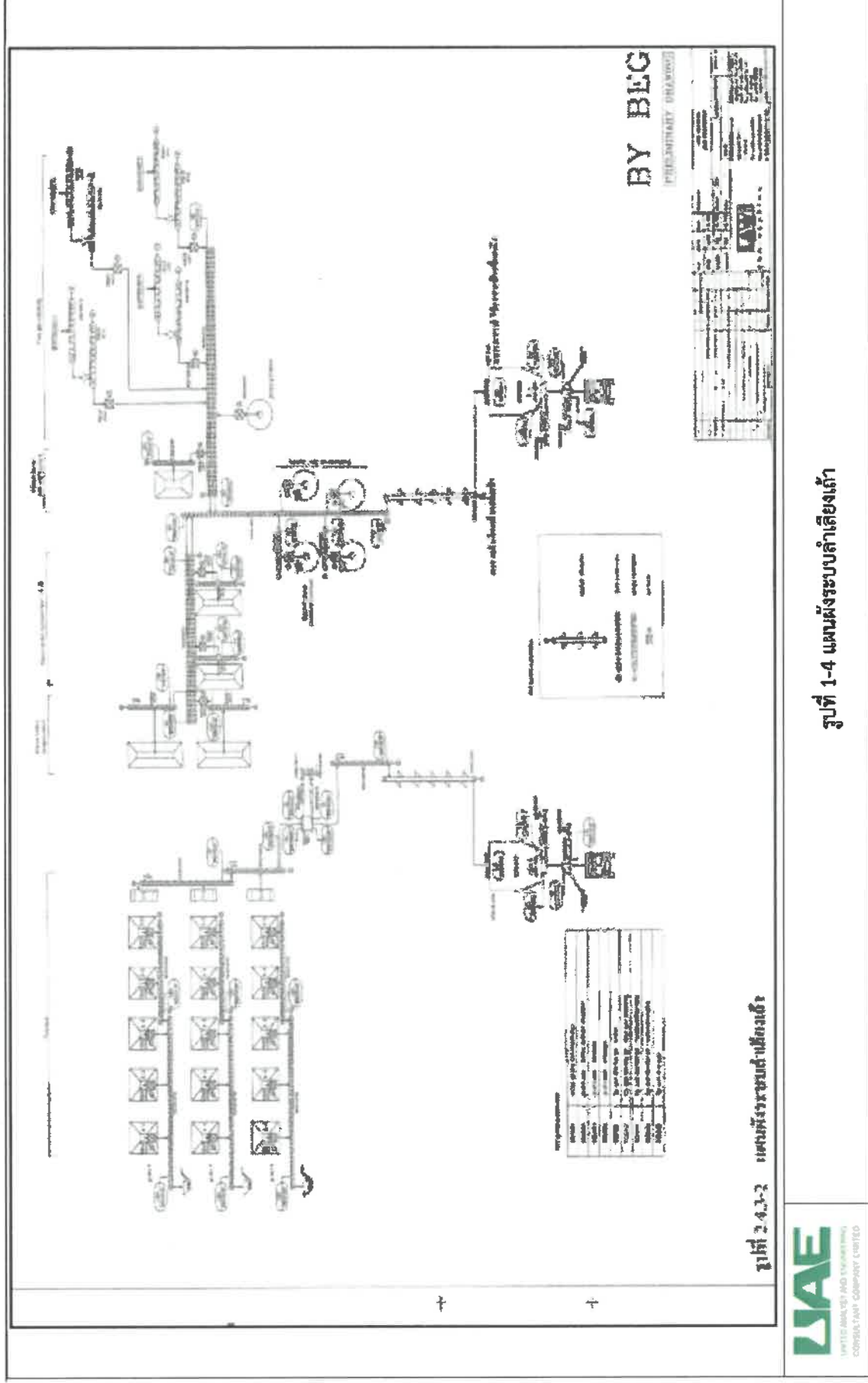
ไอน้ำส่วนที่ไม่สามารถดึงออกจากกังหันไอน้ำได้จะถูกส่งไปยังเครื่องควบแน่น (Condenser) เพื่อทำการแลกเปลี่ยนความร้อน โดยระบบน้ำหล่อเย็น ทำให้ไอน้ำเกิดการควบแน่นกลายเป็นน้ำส่งกลับเข้าหม้อไอน้ำต่อไป

1.8.4 การผลิตไฟฟ้า

ไอน้ำความดันสูง (ไอน้ำขาเข้าอุณหภูมิประมาณ 480 องศาเซลเซียส ความดัน 65 บาร์) ที่ได้จากหม้อไอน้ำจะถูกส่งมาที่กังหันไอน้ำ (Steam turbine) แบบ Extracted - Condensing Steam Turbine โดยผ่าน Control Valve เพื่อควบคุมปริมาณ ไอน้ำ เมื่อไอน้ำผ่านกังหันจะทำให้กังหันหมุนปั่นเครื่องกำเนิดไฟฟ้า (Generator) ขนาด 9.9 เมกะวัตต์ จำนวน 1 ชุด เพื่อแปลงเป็นไฟฟ้า

1.8.5 การเชื่อมต่อและจำหน่ายไฟฟ้า

ไฟฟ้าที่ได้จากเครื่องกำเนิดไฟฟ้า (Generator) มีแรงดัน ไฟฟ้า 6.6 กิโลโวลต์ จะถูกเพิ่มแรงดันด้วย Step - up Generator Transformer จำนวน 1 ชุด ซึ่งระบายความร้อนด้วยน้ำมัน เพื่อส่งจ่ายให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาคจำนวน 8 เมกะวัตต์ ส่วนไฟฟ้าที่เหลือจะส่งผ่าน Step - down Transformer จำนวน 1 ชุด สำหรับใช้ในโครงการ และส่งจ่ายให้กับโรงงานน้ำตาลบ้านไร่



รูปที่ 1-4 แผนผังระบบลำเลียงไฟฟ้า

1.9 กระบวนการทำงานในสถานะของการผลิตต่างๆ

กระบวนการผลิตของโครงการ สามารถอธิบายกระบวนการทำงานได้ ดังนี้

(1) ช่วงเริ่มเดินเครื่อง : โครงการจะทำการจุดเตาและอุ่นเตาด้วยเชื้อเพลิงชีวมวล โดยไม่ใช่เชื้อเพลิงฟอสซิล เริ่มจากการใช้เชื้อเพลิงชีวมวลปริมาณน้อยจนกระทั่งไฟติดดีแล้วจึงค่อยๆ เพิ่มปริมาณเชื้อเพลิงชีวมวลของหม้อไอน้ำ ในขณะที่เดียวกันจะมีการอัดอากาศมากเกินพอเข้าไปในห้องเผาไหม้ ซึ่งการทำงานด้วยวิธีการดังกล่าวจะช่วยหลีกเลี่ยงการเผาไหม้ของเชื้อเพลิงที่ไม่สมบูรณ์ เพราะมีระบบป้อนเชื้อเพลิงที่กระจายได้ทั่วทั้งเตา และมีอากาศมากเกินพอที่จะช่วยเป่ากระจายเชื้อเพลิงทำให้เกิดการเผาไหม้

(2) ช่วงหยุดการผลิต : โครงการจะเริ่มจากการลดกำลังการผลิตพร้อมกับหยุดการป้อนเชื้อเพลิงชีวมวลเข้าเตา เพื่อให้คงเหลือเฉพาะเชื้อเพลิงที่ยังอยู่ในเตาจนกระทั่งไฟในเตาดับเอง และยังคงเดินพัดลมทุกตัวที่เกี่ยวข้องจนกว่าเชื้อเพลิงจะเผาไหม้จนหมด ซึ่งการทำงานด้วยวิธีการ จะช่วยลดความเสี่ยงการเผาไหม้ของเชื้อเพลิงชีวมวลที่ไม่สมบูรณ์ได้ง่าย เนื่องจากไม่ได้หยุดเตาโดยทันทีในขณะที่ยังมีเชื้อเพลิงชีวมวลคงค้างอยู่

(3) กรณีอุปกรณ์ขัดข้อง/การดำเนินการผลิตผิดปกติ มีโอกาสเกิดขึ้นใน 2 กรณี ดังนี้

- กรณีที่ สายพานลำเลียงเชื้อเพลิงขัดข้อง โครงการจะมีโชโหม้นำห้องเผาไหม้ ซึ่งสามารถใช้งานได้ประมาณ 2 ชั่วโมง เพื่อเร่งซ่อมแซมระบบสายพานลำเลียงให้แล้วเสร็จภายในเวลาประมาณ 1.5 ชั่วโมง แต่หากแก้ไขไม่แล้วเสร็จ จะเริ่มลดกำลังการผลิตพร้อมกับการหยุดการป้อนเชื้อเพลิงชีวมวลเข้าเตาเพื่อหยุดการผลิต เพื่อแก้ไขให้แล้วเสร็จพร้อมใช้งานก่อนเริ่มต้นเดินระบบใหม่ เมื่อดำเนินการแก้ไขระบบลำเลียงเป็นที่เรียบร้อยแล้วจึงจะเริ่มเดินระบบอีกครั้ง

- กรณี ที่ 2 อุปกรณ์บำบัดฝุ่นเกิดเหตุขัดข้อง โครงการจัดให้มีชุดอะไหล่สำรองสำหรับอุปกรณ์สำคัญจำนวน 1 ชุดตามคำแนะนำของผู้ออกแบบ และกำหนดแผนการตรวจสอบซ่อมบำรุงเชิงป้องกัน เพื่อหลีกเลี่ยงปัญหาดังกล่าว

1.10 ระบบสาธารณูปโภคและสาธารณูปการ

1.10.1 น้ำใช้

(1) แหล่งน้ำดิบ

โครงการขออนุญาตสูบน้ำจากลำห้วยกระเสียวต่อองค์การบริหารส่วนตำบลทัพหลวงในช่วงฤดูน้ำหลาก (เป็นการขออนุญาตสูบน้ำจากลำห้วยกระเสียวแยกออกจากโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ และได้รับการเห็นชอบจากองค์การบริหารส่วนตำบลทัพหลวง) ประมาณเดือนสิงหาคม ถึงเดือนพฤศจิกายนของทุกปี ในปริมาณ 1,044,000 ลูกบาศก์เมตร/ปี และเก็บไว้ในบ่อน้ำดิบของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ซึ่งเป็นการใช้ประโยชน์ของบ่อเก็บน้ำดิบร่วมกัน จากนั้นจะทำการสูบน้ำจากบ่อน้ำดิบของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่มายังบ่อเตรียมน้ำดิบของโครงการ เพื่อผลิตน้ำใช้ในอัตราสูบ 120 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง โดยใช้เครื่องสูบน้ำ จำนวน 1 ชุด

1.10.2 การใช้ไฟฟ้า

ไฟฟ้าที่ผลิตจากเครื่องกำเนิดไฟฟ้า ขนาด 9.9 เมกะวัตต์ จำนวน 1 ชุด จะถูกนำมาใช้ภายในโครงการประมาณ 1.3 เมกะวัตต์ ปริมาณไฟฟ้าส่วนที่เหลือจากการ ใช้งานจำนวน 8 เมกะวัตต์ จะส่งจำหน่ายให้กับการไฟฟ้าส่วนภูมิภาคผ่านระบบสายส่งแรงดัน 22 KV ของการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค ซึ่งมีจุดเชื่อมต่อบริเวณด้านหน้าโครงการ ส่วนอีก 0.6 เมกะวัตต์ จะถูกส่งผ่านระบบสายส่งแรงดัน 22 KV ไปยังโรงงานน้ำตาลบ้านไร่

1.11 มลพิษและการควบคุม

1.11.1 มลพิษทางอากาศและการควบคุม

แหล่งปล่อยมลพิษทางอากาศของโครงการ คือ ปล่องของหม้อไอน้ำ จำนวน 1 ปล่อง ซึ่งใช้ชีวมวลเป็นเชื้อเพลิง มีฝุ่นละอองเป็นสารมลพิษหลักที่ปล่อยออก ส่วนออกไซด์ของไนโตรเจน และซัลเฟอร์ไดออกไซด์ จากกระบวนการเผาไหม้ จะมีปริมาณน้อยมาก เนื่องจากเชื้อเพลิงชีวมวลที่โครงการใช้มีปริมาณซัลเฟอร์เป็นองค์ประกอบน้อยมาก ซึ่งสอดคล้องกับข้อมูลของ EPA โดยหม้อไอน้ำของโครงการจะทำการติดตั้งระบบบำบัดฝุ่น Electrostatic Precipitator แบบ 3 เซลล์ ต่ออนุกรมกัน (ทำงานพร้อมกัน 2 เซลล์ อีก 1 เซลล์ จะหยุดเคาะเพื่อเอาฝุ่นออกสลับกันไป)

1.11.2 น้ำเสียและการจัดการ

(1) น้ำเสียจากกระบวนการผลิต

- น้ำระบายทิ้งจากหม้อไอน้ำ (Boiler Blow Down) ปริมาณ 1.16 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง หรือ 27.84 ลูกบาศก์เมตร/วัน มีค่าความสกปรกในรูป BOD และ COD ปริมาณต่ำ จะส่งไปลดอุณหภูมิที่หอหล่อเย็น และหมุนเวียนใช้ในระบบหล่อเย็น

- น้ำระบายทิ้งจากหอหล่อเย็น (Cooling Tower Blow Down) ปริมาณ 8.4 ลูกบาศก์ เมตร/ชั่วโมง หรือ 201.6 ลูกบาศก์เมตร/วัน มีค่าความสกปรกในรูป BOD และ COD ปริมาณต่ำ แต่มีค่าความสกปรกในรูปของแข็งละลายทั้งหมด (TDS) สูงจะระบายลงสู่บ่อพักน้ำทิ้งของโครงการ ก่อนส่งไปเป็นน้ำต้นทุนที่บ่อคอนเดนเซอร์ของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่

(2) น้ำเสียจากระบบผลิตน้ำใช้

น้ำเสียจาก Clarifier RO Unit และ CEDI System ปริมาณรวม 28 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง หรือ 672 ลูกบาศก์เมตร/วัน มีค่าความสกปรกในรูปของแข็งละลายทั้งหมด (TDS) สูง และมีค่าความเป็นกรด-ด่างไม่เกินมาตรฐานน้ำทิ้ง จะระบายลงสู่บ่อพักน้ำทิ้งของโครงการ ก่อนส่งไปเป็นน้ำต้นทุนที่บ่อคอนเดนเซอร์ของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ส่วนน้ำทิ้งจากการล้างถัง Mixed Bed Polisher Unit ปริมาณรวม 0.3 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง หรือ 7.2 ลูกบาศก์เมตร/วัน จะมีค่าความเป็นกรด - ด่างสูง จะทำการปรับสภาพน้ำที่ Neutralization Tank ขนาด 20 ลูกบาศก์เมตร ก่อนส่งไปเป็นน้ำต้นทุนบ่อคอนเดนเซอร์ของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่

(3) น้ำเสียจากอาคารสำนักงาน

ปริมาณรวม 4.8 ลูกบาศก์เมตร/วัน ทำการบำบัดด้วยระบบบำบัดน้ำเสียสำเร็จรูปเชื่อมต่อกับบ่อซึม

(4) การจัดการน้ำทิ้ง

น้ำทิ้งจากกระบวนการผลิต และระบบผลิตน้ำใช้ จะเก็บไว้ในบ่อพักน้ำทิ้งของโครงการ ซึ่งจะมีขนาดความจุ 1,200 ลูกบาศก์เมตร จำนวน 1 บ่อ และนำกลับมาใช้ใหม่ใน 2 ส่วนหลัก กล่าวคือ การลำเลียงถ่านออกจากเตา และใช้หมุนเวียนในบ่อเผา ในปริมาณ 432 ลูกบาศก์เมตร/วัน การรดน้ำต้นไม้ในพื้นที่สีเขียวของโครงการ ในปริมาณ 5.6 ลูกบาศก์เมตร/วัน ในส่วนเกินกว่าความต้องการใช้ และผ่านเกณฑ์มาตรฐานน้ำทิ้งตามประกาศกระทรวงอุตสาหกรรม ฉบับที่ 2 พ.ศ. 2539 ในปริมาณ 444 ลูกบาศก์เมตร/วัน จะส่งไปเป็นน้ำต้นทุนที่บ่อคอนเดนเซอร์ของโรงงานน้ำตาล ทั้งนี้ ก่อนที่จะระบายน้ำหลังการบำบัดลงสู่บ่อคอนเดนเซอร์ของโรงงานน้ำตาลทุกครั้งจะมีการตรวจสอบค่าความเป็นกรด - ด่าง ซีไอดี ของแข็งแขวนลอย และของแข็งละลายน้ำทั้งหมด เพื่อยืนยันว่าน้ำดังกล่าวอยู่ในเกณฑ์มาตรฐานน้ำทิ้งฯ แต่หากพบว่าไม่ผ่านเกณฑ์มาตรฐานน้ำทิ้งฯ ในกรณีของค่าความเป็นกรด - ด่าง จะทำการปรับสภาพน้ำด้วยกรดหรือด่างก่อนระบายออก ส่วนในกรณีของค่าซีไอดี จะติดต่อบริษัทรับกำจัดของเสียที่ได้รับอนุญาตจากกรมโรงงานอุตสาหกรรมนำไปบำบัดโดยไม่ระบายทิ้งลงสู่ระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานน้ำตาล

1.11.3 การจัดการของเสีย

(1) กากของเสียอุตสาหกรรม

- เถ้า (Ash) : ซึ่งเกิดจากการเผาไหม้ของหม้อไอน้ำ ประกอบด้วย เถ้าเบา (Fly Ash) และเถ้าหนัก (Bottom Ash) มีปริมาณสูงสุดกรณีใช้กากอ้อยผสมเศษไม้ เปลือกไม้เป็นเชื้อเพลิง ปริมาณ 3,673 ตัน/ปี หรือประมาณ 11 ตัน/วัน จะทำการลำเลียงโดยใช้น้ำเป็นตัวพาเพื่อส่งไปยังบ่อดักตะกอนเถ้า ขนาดความจุบ่อละ 72 ลูกบาศก์เมตร จำนวน 2 บ่อ โดยใช้งานสลับกันครั้งละ 1 บ่อ จากนั้นจะใช้รถตักทำการตักเถ้าที่แห้งหมาดจากบ่อเถ้าใส่รถให้เกษตรกรนำออกไปได้ทันที แต่หากมารับไม่ทัน หรือเกิดเหตุขัดข้องใดๆ เมื่อตักขึ้นมาแล้วจะใช้รถแทรกเตอร์ดันตักกองในพื้นที่ลานกองเก็บเถ้า ขนาดพื้นที่ 90 ตารางเมตร สำรองได้นาน 5 วัน เพื่อรอเกษตรกรนำไปใช้ในการปรับสภาพดินในพื้นที่การเกษตร โดยเฉพาะในพื้นที่ปลูกอ้อยในพื้นที่ส่งเสริมของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ เมื่อพิจารณาการนำไปใช้ในการปรับสภาพดินในพื้นที่ปลูกอ้อยในพื้นที่ส่งเสริมของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่ ประมาณ 230,000 ไร่ ในอัตรา 2 ตัน/ไร่/ปี พบว่า เถ้าจากโครงการมีศักยภาพในการนำไปใช้ ประมาณ 7,346 ไร่ ดังนั้น จึงไม่มีผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมจากการเคลื่อนย้ายของเถ้าในพื้นที่โครงการ ส่วนในกรณีใช้แกลบเป็นเชื้อเพลิงในการผลิต จะเก็บไว้ในไซโลเก็บเถ้าเพื่อจำหน่ายให้กับผู้รับซื้อ และทำการขออนุญาตอย่างถูกต้องตามข้อกำหนดของทางราชการที่เกี่ยวข้อง

- น้ำมันหล่อลื่นใช้แล้วและน้ำมันจากอุปกรณ์แยกน้ำ-น้ำมัน : ประมาณ 5 ตัน/ปี จะรวบรวมใส่ถังขนาด 200 ลิตร ที่มีฝาปิดมิดชิด ก่อนนำไปเก็บภายในอาคารเก็บกากของเสีย เพื่อรอบริษัทรับกำจัดที่ได้รับอนุญาตจากกรมโรงงานอุตสาหกรรมมารับไปกำจัด

- บรรจุกัมพูทิใช้แล้วจากการบรรจุสารเคมี : ประมาณ 1 ตัน/ปี จะรวบรวมใส่ภาชนะปิดมิดชิด หรือในกรณีที่เป็นถังจะปิดฝาดังอย่างมิดชิด ก่อนนำไปเก็บภายในอาคารเก็บกากของเสียเพื่อรอบริษัทรับกำจัดที่ได้รับอนุญาตจากกรมโรงงานอุตสาหกรรมมารับไปกำจัด

- เรซินเสื่อมสภาพจากระบบปรับปรุงน้ำใช้ : ประมาณ 20 กิโลกรัม/ปี จะรวบรวมส่งกลับบริษัทผู้จำหน่าย หรือรวบรวมใส่ถังขนาด 200 ลิตร ที่มีฝาปิดมิดชิดก่อนนำไปเก็บไว้ในอาคารเก็บกากของเสียเพื่อรอบริษัทรับกำจัดที่ได้รับอนุญาตจากกรมโรงงานอุตสาหกรรมมารับไปกำจัด

- กากตะกอนจากระบบผลิตน้ำใช้ : ปริมาณ 0.21 ตัน/ปี จะรวบรวมใส่ภาชนะ และนำไปใช้ในการปรับสภาพดินในพื้นที่สีเขียวของโครงการ

(2) กากของเสียจากกิจกรรมของพนักงาน

กากของเสียจากกิจกรรมของพนักงาน จำนวน 30 คน คำนวณจากอัตราการเกิดกากของเสีย 0.8 กิโลกรัม/คน/วัน หรือเท่ากับ 30 กิโลกรัม/วัน ทางโครงการ ได้จัดเตรียมถังขนาด 200 ลิตร พร้อมฝาปิดมิดชิดไว้ตามบริเวณต่างๆ ของพื้นที่โครงการ ก่อนส่งให้โรงงานน้ำตาลบ้านไร่ รวบรวม และส่งกำจัดยังพื้นที่ฝังกลบของเทศบาลตำบลบ้านไร่

(3) อาคารเก็บกากของเสีย

กากของเสียประเภทน้ำมันหล่อลื่นใช้แล้ว และของเสียปนเปื้อนน้ำมัน บรรจุกัมพูทิใช้แล้วจากการบรรจุสารเคมี และเรซินเสื่อมสภาพจากระบบปรับปรุงน้ำใช้จะเก็บกักไว้ในอาคารเก็บกากของเสีย ขนาดพื้นที่ประมาณ 50 ตารางเมตร มีลักษณะเป็นอาคารผาผนังโปร่ง ซึ่งเทพื้นด้วยคอนกรีตและมีหลังคาคลุม สามารถเก็บของเสียได้ประมาณ 60 วัน โดยกากของเสียแต่ละชนิดจะถูกจัดวางแยกตามประเภท และมีการติดป้ายบ่งชี้ชนิดของกากของเสียแต่ละประเภทอย่างชัดเจน รวมทั้งมีการดำเนินงานที่สอดคล้องกับประกาศกระทรวงอุตสาหกรรม เรื่องระบบเอกสารกำกับกากของเสียอันตราย พ.ศ. 2547 ซึ่งจะต้องทำการตรวจสอบอาคารที่ใช้จัดเก็บเป็นประจำทุกสัปดาห์

1.11.4 มลพิษทางเสียงและการจัดการ

แหล่งกำเนิดเสียงดังของโครงการมาจากเครื่องกำเนิดไฟฟ้า (Generator) ซึ่งมีระดับความดังของเสียงสูงสุด ประมาณ 94 ± 2 เดซิเบล (เอ) ที่ระยะห่าง 1 เมตร จากเครื่องจักร ในพื้นที่ที่เป็นแหล่งกำเนิดเสียงดังทางโครงการดำเนินการติดป้ายเตือน ภัยให้พนักงานที่เข้าไปในพื้นที่ดังกล่าวทราบ และต้องสวมใส่อุปกรณ์ป้องกันอันตรายส่วนบุคคล เพื่อความปลอดภัยต่อสุขภาพ อนามัยของทุกคนที่เข้าไปทำงาน ซึ่งโดยปกติพื้นที่ดังกล่าวจะมีพนักงานเข้าไปเป็นครั้งคราว เพื่อตรวจสอบสภาพความพร้อมและ ความผิดปกติ ตลอดจนการจดบันทึกผลการตรวจสอบเท่านั้น และในขั้นตอนของการออกแบบได้กำหนดมาตรการในการป้องกัน ผลกระทบจากระดับความดังของเสียงตั้งแต่ต้นทาง โดยการวางผังติดตั้งเครื่องจักร และอุปกรณ์ต่างๆ ตามหลักวิศวกรรม และ ความปลอดภัย

1.12 ระบบระบายน้ำ

- (1) น้ำเสียจะระบายลงสู่ท่อระบายน้ำฝังดิน เพื่อส่งไปยังบ่อบำบัดน้ำทิ้ง โดยไม่มีการระบายออกสู่แหล่งน้ำสาธารณะ
- (2) น้ำฝนจะถูกระบายลงสู่รางระบายน้ำแบบรางเปิด มีรูปสี่เหลี่ยมจตุรัสไปตามแนวสองข้างถนนของโครงการขนานไปกับ แนวอาคาร และแนวถนนรอบรั้วโครงการเชื่อมต่อกับบ่อน้ำคอนกรีตของโรงงานน้ำตาลบ้านไร่
- (3) น้ำฝนที่มีโอกาสเกิดการปนเปื้อนน้ำมัน จะถูกแยกน้ำมันออกก่อนโดยใช้บ่อแยกน้ำ-น้ำมัน (Oil Separator) โดย น้ำมันจะถูกแยกไปกักเก็บไว้เพื่อรอการส่งกำจัด ส่วนน้ำซึ่งไม่มีน้ำมันปนเปื้อนจะระบายเข้าสู่บ่อบำบัดน้ำทิ้งของโครงการ

1.13 อาชีวอนามัยและความปลอดภัย

บริษัท บ้านไร่ผลิตไฟฟ้า จำกัด มีความมุ่งมั่นที่จะทำงานด้วยจิตสำนึกที่รับผิดชอบต่ออาชีวอนามัยและความปลอดภัย โดยถือว่าระบบอาชีวอนามัยและความปลอดภัยเป็นส่วนหนึ่งของธุรกิจ ดังนั้น บริษัทฯ จึงกำหนดนโยบายอาชีวอนามัยและความ ปลอดภัย เพื่อใช้เป็นแนวทางในการดำเนินงาน ดังนี้

- (1) ดำเนินการและพัฒนาระบบการจัดการด้านอาชีวอนามัยและความปลอดภัยของบริษัทอย่างเหมาะสม และสอดคล้อง กับข้อกำหนดและข้อกำหนดอื่นๆ ที่บริษัท ได้ทำข้อตกลงไว้
- (2) ปรับปรุงและป้องกันอันตรายที่อาจเกิดกับพนักงาน ผู้รับเหมา ผู้ที่เกี่ยวข้อง และสาธารณชนโดยปรับปรุงในกิจกรรม ที่มีความเสี่ยงระดับปานกลางขึ้นไป เพื่อให้เกิดการพัฒนาด้านอาชีวอนามัยและความปลอดภัยอย่างต่อเนื่อง
- (3) ให้การสนับสนุนทรัพยากรทั้งในเรื่องบุคลากร เวลา งบประมาณ และการฝึกอบรมที่เหมาะสมและเพียงพอ รวมทั้ง เปิดโอกาสให้พนักงานมีส่วนร่วมในการแสดงความคิดเห็น และสื่อสารให้พนักงานทุกคนเข้าใจ และสามารถนำไปปฏิบัติได้อย่างจริงจัง
- (4) ทบทวนนโยบายด้านอาชีวอนามัยและความปลอดภัยอย่างน้อยปีละครั้ง เพื่อให้มีความเหมาะสมกับบริษัท อยู่เสมอ

1.14 พื้นที่สีเขียว

โครงการจัดให้มีพื้นที่สีเขียวภายในโรงงานบริเวณที่ไม่ส่งผลกระทบต่อการดำเนินงานบนเนื้อที่ประมาณ 0.7 ไร่ หรือคิดเป็น ร้อยละ 5 ของพื้นที่โครงการทั้งหมดจำนวน 14 ไร่ สำหรับพันธุ์ไม้ที่ใช้เป็นต้นไม้ทรงสูงสลัดต้นไม้ทรงเตี้ย

ตารางที่ 1-1 แผนการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมประจำปี พ.ศ. 2565

รายละเอียด	สถานที่ดำเนินการ	ความถี่	ผลการตรวจวัดประจำปี 2565												
			ม.ค.	ก.พ.	มี.ค.	เม.ย.	พ.ค.	มิ.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.	
1. คุณภาพอากาศในบรรยากาศทั่วไป <ul style="list-style-type: none">- ฝุ่นละอองรวม (TSP) เฉลี่ย 24 ชั่วโมง- ฝุ่นละอองขนาดเล็กไม่เกิน 10 ไมครอน (PM-10) เฉลี่ย 24 ชั่วโมง- ก๊าซไนโตรเจนไดออกไซด์ (NO₂) เฉลี่ย 1 ชั่วโมง- ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO₂) เฉลี่ย 1 ชั่วโมง (ตรวจวัดเพิ่มเติม)- ทิศทางและความเร็วลม (ตรวจวัด 1 สถานี)	<ul style="list-style-type: none">- สถานีบริเวณด้านเหนือลม (ชุมชนพื้นที่รอบโรงไฟฟ้าที่อยู่ใกล้เคียงโครงการ)- สถานีบริเวณด้านใต้ลม (ชุมชนพื้นที่รอบโรงไฟฟ้าที่อยู่ใกล้เคียงโครงการ)	<ul style="list-style-type: none">- 2 ครั้ง/ปี	✓					✓						✓	
2. คุณภาพอากาศจากปล่อง <ul style="list-style-type: none">- ตรวจวัดคุณภาพอากาศจากปล่องระบายอากาศของหม้อไอน้ำ กรณีเดินระบบปกติ (Normal Operation)- ฝุ่นละอองรวม (TSP)- ก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO₂)- ก๊าซออกไซด์ของไนโตรเจน (NO_x as NO₂)	<ul style="list-style-type: none">- ปล่องระบายของหม้อไอน้ำ ขนาด 200 ต้น/ชั่วโมง	<ul style="list-style-type: none">- ปีละ 1 ครั้ง	✓					✓						✓	

หมายเหตุ: ✓ หมายถึง ดำเนินการติดตามตรวจสอบคุณภาพสิ่งแวดล้อมตามแผนการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม

ตารางที่ 1-2 (ต่อ) แผนการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อมประจำปี พ.ศ. 2565

รายละเอียด	สถานที่ดำเนินการ	ความถี่	ผลการตรวจวัดประจำปี 2565												
			ม.ค.	ก.พ.	มี.ค.	เม.ย.	พ.ค.	มิ.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.	
3. ระดับเสียงในบรรยากาศทั่วไป <ul style="list-style-type: none">- ระดับเสียงเฉลี่ย 24 ชั่วโมง (Leq 24 hr)- ระดับเสียงสูงสุด (Lmax)- ระดับเสียงพื้นฐาน (L90)	- ริมรั้วด้านหน้าโครงการ													✓	
	- สถานีบริเวณด้านเหนือลม (ชุมชนพื้นที่อ่อนไหวที่อยู่ใกล้เสียงโครงการ)	- 2 ครั้ง/ปี	✓					✓						✓	
	- สถานีบริเวณด้านเหนือลม (ชุมชนพื้นที่อ่อนไหวที่อยู่ใกล้เสียงโครงการ)	- 2 ครั้ง/ปี	✓						✓						
4. คุณภาพน้ำทิ้ง <ul style="list-style-type: none">- ความเป็นกรด-ด่าง (pH)- อุณหภูมิ (Temperature)- บีโอดี (BOD)- ของแข็งแขวนลอยทั้งหมด (TSS)- ของแข็งละลายทั้งหมด (TDS)- น้ำมันและไขมัน (Oil & Grease)	- จุดบ่อรวบรวมน้ำทิ้งก่อนเข้าระบบบำบัด	- 2 ครั้ง/ปี													
	- จุดปล่อยน้ำทิ้งที่ระบายออกนอกบริเวณโครงการ		✓						✓	✓	✓	✓	✓	✓	

หมายเหตุ: ✓ หมายถึง ดำเนินการติดตามตรวจสอบคุณภาพสิ่งแวดล้อมตามแผนการติดตามตรวจสอบผลกระทบสิ่งแวดล้อม