

บทที่ 2

รายละเอียดโรงงาน

บทที่ 2

รายละเอียดโรงงาน

2.1 สถานที่ตั้ง ขนาด และผังพื้นที่โรงงาน

โรงงานแอลแอลดีพีอี ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ตั้งอยู่ในเขต นิคมอุตสาหกรรมผาแดง ตำบลมาบตาพุด อำเภอเมืองระยอง จังหวัดระยอง โดยตั้งอยู่ในบริเวณเดียวกับ โรงงานอีเทนแครกกเกอร์ และโรงงานแอลแอลดีพีอี มีอาณาเขตติดต่อโดยรอบดังแสดงในรูปที่ 2.1-1 และรูปที่ 2.1-2 ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

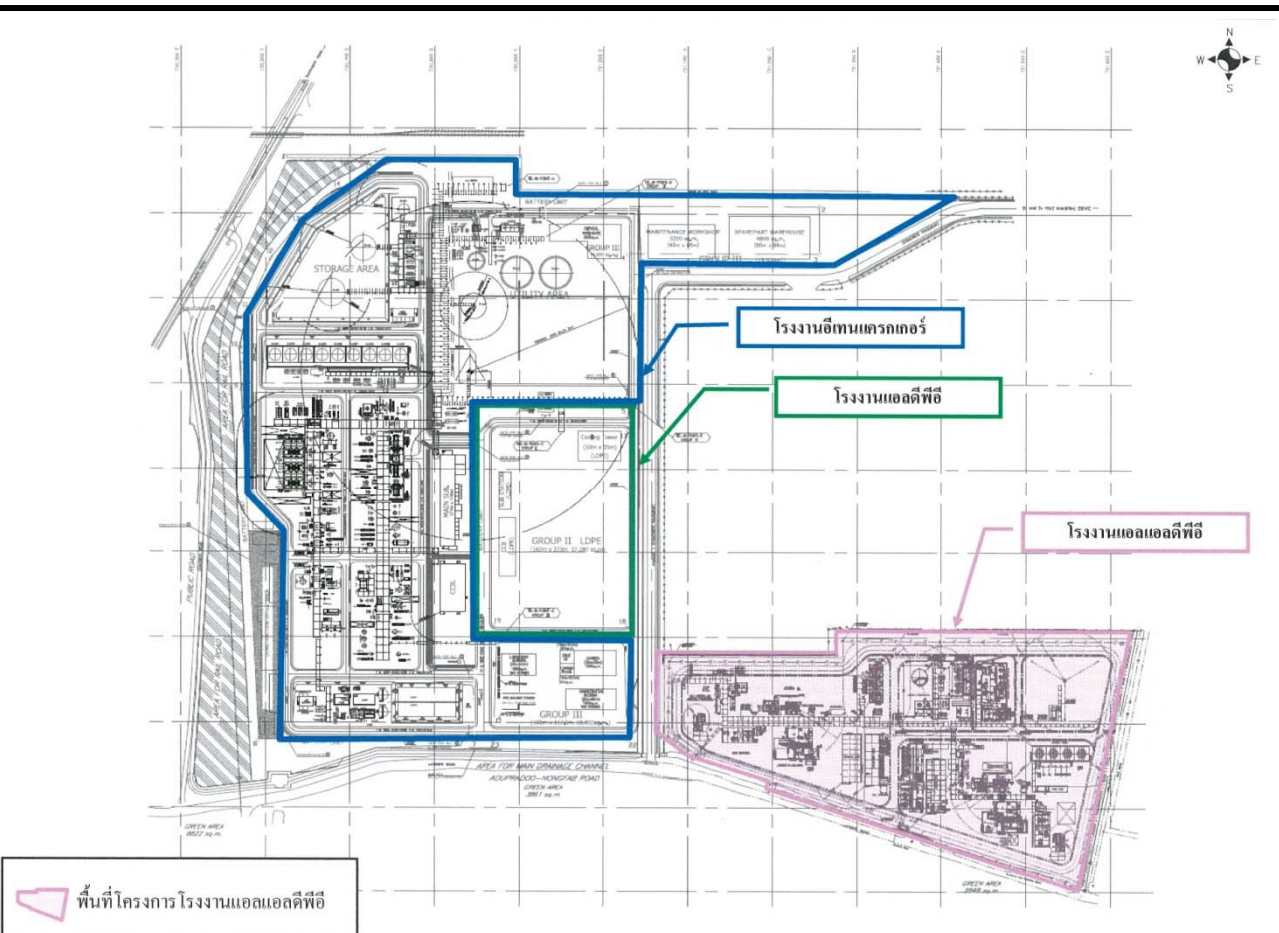
ทิศเหนือ	ติดกับ	พื้นที่ว่างของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)
ทิศใต้	ติดกับ	ถนนโรงปุ๋ย ถัดไปเป็นพื้นที่ว่างของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)
ทิศตะวันออก	ติดกับ	ถนนภายในนิคมอุตสาหกรรมมาบตาพุด ถัดไปเป็นพื้นที่ว่าง
ทิศตะวันตก	ติดกับ	โรงงานอีเทนแครกกเกอร์



รูปที่ 2.1-1 ที่ตั้งของโรงงานแอลแอลดีพีอี

บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)





รูปที่ 2.1-2 แผนผังแสดงการแบ่งพื้นที่ของโรงงานแอลแอลดีพีอี
บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)

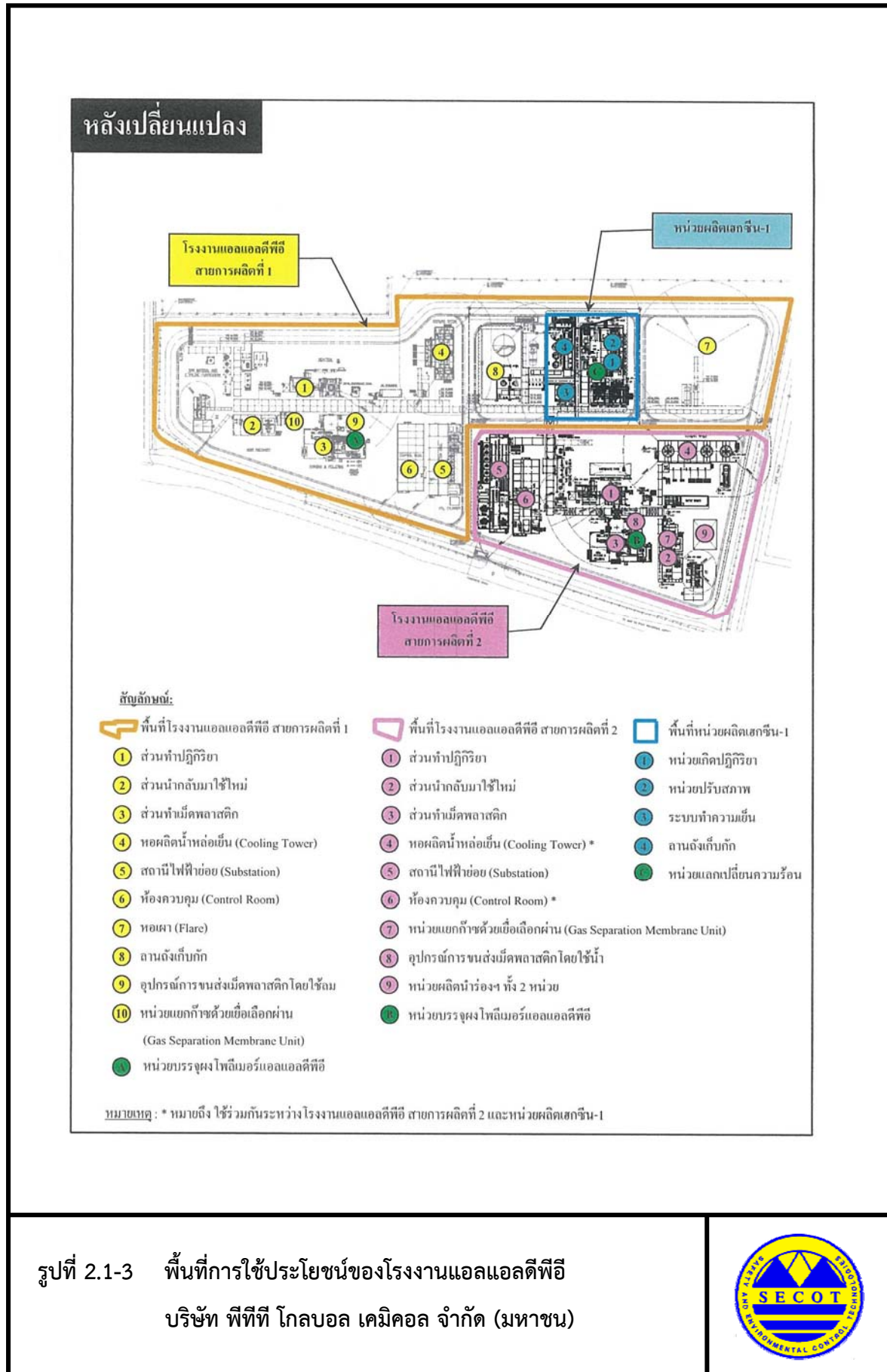
ปัจจุบันพื้นที่โดยรวมของทั้ง 3 โรงงาน ได้แก่ โรงงานอีเทนแครกเกอร์ โรงงานแอลดีพีอี และ โรงงานแอลแอลดีพีอี ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) มีการใช้พื้นที่หรืออุปกรณ์บางส่วนร่วมกัน ได้แก่ อาคารสำนักงาน อาคารเก็บกักสารเคมี อาคารเก็บกักของเสีย ถังเก็บปรับปรุงคุณภาพน้ำ/ น้ำปราศจากแร่ธาตุ พื้นที่สีเขียว ถนน รถดับเพลิง เครื่องสูบน้ำดับเพลิง และระบบบำบัดน้ำเสีย อย่างไรก็ตาม หากพื้นที่หรืออุปกรณ์ที่มีการใช้ประโยชน์ร่วมกันตั้งอยู่ในพื้นที่ของโรงงานใด โรงงานนั้นจะเป็นผู้รับผิดชอบดูแลรักษา เช่น อุปกรณ์ป้องกันและระงับอัคคีภัยที่ต้องใช้ร่วมกัน ได้แก่ รถดับเพลิง และเครื่องสูบน้ำดับเพลิง เป็นต้น จะอยู่ในความรับผิดชอบและดูแลรักษาตามแผนการบำรุงรักษาโดยโรงงานอีเทนแครกเกอร์

โรงงานแอลแอลดีพีอี มีขนาดพื้นที่ 105,143 ตารางเมตร (65.71 ไร่) พื้นที่การใช้ประโยชน์ของโรงงานแอลแอลดีพีอี ดังแสดงในรูปที่ 2.1-3

ทั้งนี้ บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ได้เริ่มดำเนินการผลิตโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 2) ในเดือนมีนาคม พ.ศ.2561 ส่วนหน่วยการผลิตเฮกซีน-1 (Hexene-1 Unit) ได้เริ่มเดินระบบในเดือนมกราคม พ.ศ.2562 ซึ่งการเดินระบบจะขึ้นอยู่กับแผนการผลิตและเดินเครื่องจักรในปีนั้นๆ โดยปัจจุบันโรงงานแอลแอลดีพีอีได้ติดตั้งหน่วยผลิตนาร์องฯ 2 หน่วย คือ หน่วยผลิตนาร์องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน และหน่วยผลิตนาร์องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา เพื่อรองรับงานวิจัยและพัฒนาวิธีการผลิตผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน (Polyethylene) และตัวเร่งปฏิกิริยา (Catalyst) เพื่อให้ได้ผลิตภัณฑ์พอลิเอทิลีนและตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีคุณสมบัติตามความต้องการ โดยดำเนินการปรับเปลี่ยนการใช้ประโยชน์อาคารเก็บสารเร่งปฏิกิริยาของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เป็นติดตั้งหน่วยผลิตนาร์องฯ ทั้ง 2 หน่วยดังกล่าว บนพื้นที่ประมาณ 500 ตารางเมตร

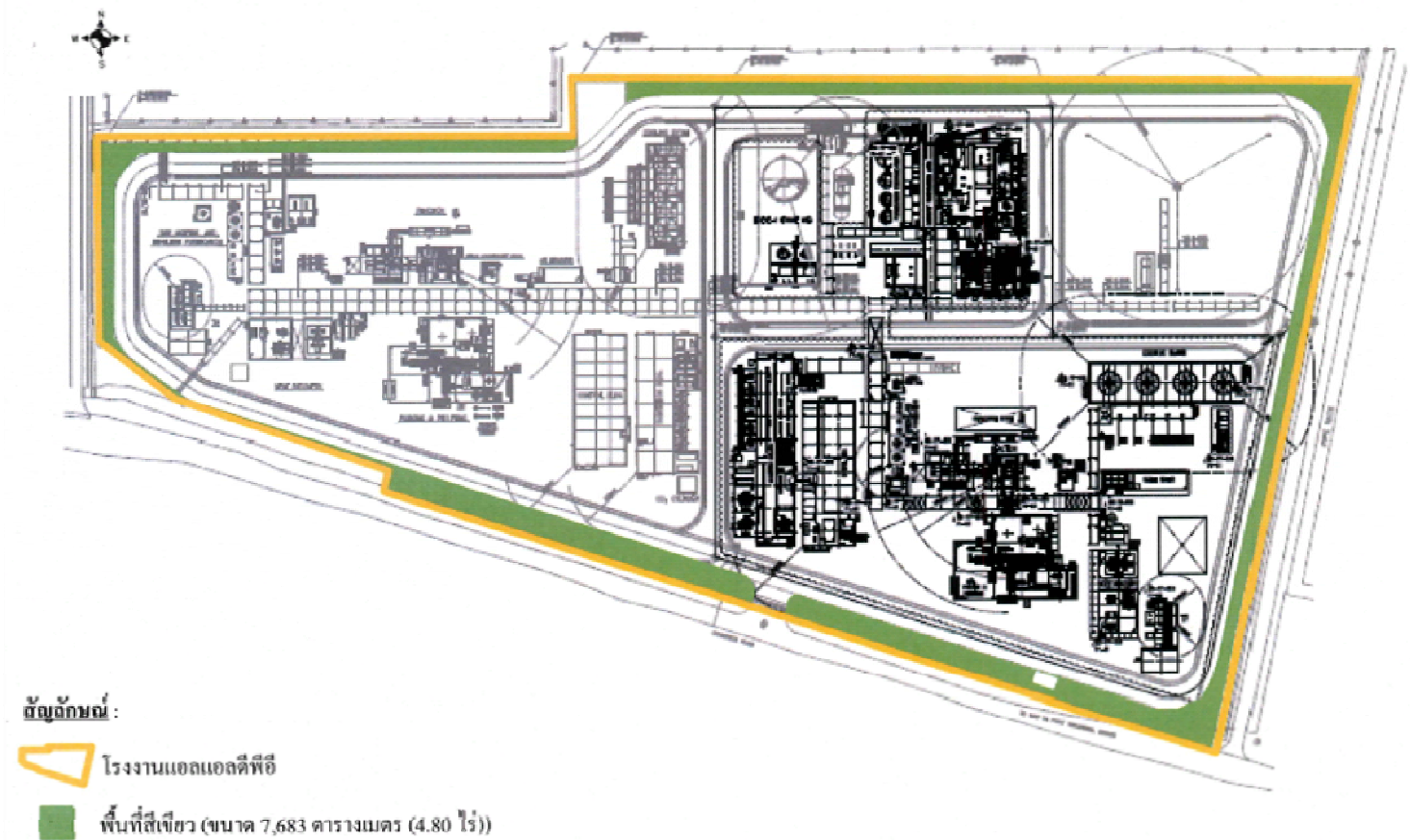
บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ได้เริ่มดำเนินการติดตั้งหน่วยแลกเปลี่ยนความร้อนสำรองของ Hexene-1 Reactor (R-200) โดยเริ่มดำเนินการในเดือนกรกฎาคม พ.ศ.2567 ตามที่ได้ระบุในการเปลี่ยนแปลงรายละเอียดโครงการ (ครั้งที่ 7) ซึ่งประกอบไปด้วย Spared R-200 Reflux Condenser และ Spared E-202 Mist Separator Drum สำหรับหน่วยผลิตเฮกซีน-1 เพื่อเพิ่ม Reliability ของการผลิต ภายหลังการเปลี่ยนแปลงรายละเอียดโครงการ ขนาดพื้นที่ของโครงการจะไม่มีเปลี่ยนแปลงแต่อย่างใด รายละเอียดดังแสดงในรูปที่ 2.1-3

พื้นที่สีเขียวของบริษัทฯ คิดเป็นร้อยละ 7.50 ของพื้นที่โรงงาน ซึ่งสอดคล้องกับมาตรการฯ ที่กำหนดให้มีพื้นที่สีเขียวและแนวกันชนไม่น้อยกว่าร้อยละ 5 ของพื้นที่ทั้งหมด พื้นที่สีเขียวของโรงงานแอลแอลดีพีอี แสดงดังรูปที่ 2.1-4



รูปที่ 2.1-3 พื้นที่การใช้ประโยชน์ของโรงงานแอลแอลดีพีอี
บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)





รูปที่ 2.1-4 พื้นที่สีเขียวของโรงงานแอลแอลดีพีอี
บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)

2.2 วัตถุดิบ สารเคมี สารเร่งปฏิกิริยา สารเติมแต่ง และสารดูดซับ

2.2.1 วัตถุดิบหลัก

วัตถุดิบหลักที่ใช้ในโรงงาน คือ เอทิลีน (Ethylene) ซึ่งเป็นก๊าซ ไม่มีสี กลิ่นหอมหวาน โดยโรงงานมีการใช้เอทิลีนใน 2 ส่วน ได้แก่ การใช้ในโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 กับหน่วยผลิตเอชซีเอ็น-1 การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์เอชดีพีอี (HDPE) ได้ดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

วัตถุดิบที่ใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี คือ เอทิลีน (Ethylene) มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 1,036,750 ตัน/ปี โดยรับเอทิลีนมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) (บริษัท พีทีที โพลีเอทิลีน จำกัด เดิม) ซึ่งเป็นบริษัทเดียวกับโครงการและอยู่ในอาณาเขตเดียวกัน หรือรับมาจากผู้ผลิตในประเทศหรือต่างประเทศ ซึ่งการรับเอทิลีนจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์จะขนส่งผ่านระบบท่อขนส่งขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 นิ้ว จำนวน 3 เส้น ที่เริ่มต้นจากจุดเชื่อมต่อกับท่อเอทิลีน Header ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ มายังพื้นที่โรงงานแอลแอลดีพีอี และเข้าสู่ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 (LLDPE Plant 1&2) สำหรับกรณีรับเอทิลีนจากผู้ผลิตอื่นๆ ในประเทศจะได้รับผ่านโรงงานอีเทนแครกเกอร์ ส่วนกรณีที่ได้รับเอทิลีนจากต่างประเทศจะขนส่งทางเรือและขนถ่ายลงถังเก็บที่ทำเรือของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ทำเทียบเรือและคลังผลิตภัณฑ์ จากนั้นจึงส่งผ่านระบบท่อขนส่งเข้าสู่โรงงานอีเทนแครกเกอร์ก่อนส่งมายังโรงงาน

โรงงานดำเนินการปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์เอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี หนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้เอทิลีนในกระบวนการผลิตปริมาณรวมทั้งสิ้น 923,291.9 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้เอทิลีนในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 518,375 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายประมาณ 404,916.9 ตัน/ปี พบว่าไม่เพิ่มขึ้นจากปริมาณที่ขออนุมัติไว้

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

กระบวนการผลิตเฮกซีน-1 ใช้เอทิลีน (Ethylene) เป็นวัตถุดิบ ปัจจุบันมีปริมาณการใช้ประมาณ 40,425 ตันต่อปี โดยโรงงานรับเอทิลีนมาจากโรงงานอีเทนแครกกเกอร์ หรือรับมาจากผู้ผลิตในประเทศหรือต่างประเทศ ซึ่งการรับเอทิลีนจากโรงงานอีเทนแครกกเกอร์จะขนส่งผ่านระบบท่อขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 4 นิ้ว จำนวน 1 เส้น ที่เริ่มต้นจากจุดเชื่อมต่อกับระบบท่อขนส่งเอทิลีนในพื้นที่โรงงานแอลแอลดีพีอี ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 8 นิ้ว เข้าสู่หน่วยเกิดปฏิกิริยา (Reaction Unit) ของหน่วยผลิตเฮกซีน-1 (Hexene-1 Unit) ขนส่งด้วยอัตราการไหล 5.05 ตัน/ชั่วโมง ความดัน 40 บาร์-เกจ อุณหภูมิบรรยากาศ ส่วนกรณีที่รับเอทิลีนจากต่างประเทศจะขนส่งทางเรือและขนถ่ายลงถังเก็บที่ทำเรือบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ทำเทียบเรือและคลังผลิตภัณฑ์ จากนั้นจึงส่งผ่านระบบท่อขนส่งเข้าสู่โรงงานอีเทนแครกกเกอร์ ก่อนส่งมายังโรงงาน

สำหรับหน่วยผลิตนําร่องฯ วัตถุดิบหลักที่ใช้ในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน คือ เอทิลีน (Ethylene) และในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา คือ สารรองรับสารเร่งปฏิกิริยา ได้แก่ แมกนีเซียมคลอไรด์ (Magnesium Chloride) แมกนีเซียมไดอัลคิล (Magnesium Dialkyl) ซิลิกา (Silicon Dioxide) และแมกนีเซียมเอทอกซีเลท (Magnesium Ethoxylate)

(3) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

วัตถุดิบที่ใช้ในกระบวนการผลิตผงพลาสติกโพลีเอทิลีน คือ เอทิลีน (Ethylene) โดยรับเอทิลีนมาจากส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) สาขา 11 ซึ่งเป็นบริษัทเดียวกับโครงการและอยู่ในอาณาเขตเดียวกัน จะขนส่งผ่านระบบท่อขนส่งขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 1 นิ้ว จำนวน 1 เส้น ที่เริ่มต้นจากจุดเชื่อมต่อกับท่อเอทิลีน Header โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 (บริเวณ Pipe rack ที่วางท่อเอทิลีน Header ก่อนส่งเข้า Reactor ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2) มายังพื้นที่ของโครงการและส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ การผลิตโพลีเอทิลีนโดยตรงโดยไม่มีการจัดเก็บ ความยาวท่อส่งก๊าซมายังพื้นที่ของโครงการโดยประมาณ 300 เมตร

ภายหลังการติดตั้งและดำเนินการผลิตจะทำให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์ที่เป็นผงพลาสติกโพลีเอทิลีนได้ตามที่ออกแบบไว้ซึ่งจะมีการใช้เอทิลีนในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 398 ตันต่อปี

(4) หน่วยผลิตนำร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

วัตถุดิบที่ใช้ในกระบวนการนำร่องการผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา คือ สารรองรับสารเร่งปฏิกิริยา ได้แก่ แมกนีเซียมคลอไรด์ (Magnesium Chloride) แมกนีเซียมไดอัลคิล (Magnesium Dialkyl) ซิลิกา (Silicon Dioxide) และแมกนีเซียมเอทอกซีเลท (Magnesium Ethoxylate) โดยรับวัตถุดิบทางรถบรรทุก ขนถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อส่งเข้าสู่ส่วนทำละลายตัวรองรับสารเร่งปฏิกิริยาและส่วนทำปฏิกิริยาของ หน่วยนำร่องผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา

ภายหลังการติดตั้งและดำเนินการผลิตเพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาได้ตามที่ออกแบบไว้จะมีการใช้สารรองรับสารเร่งปฏิกิริยาในกระบวนการผลิตปริมาณรวมไม่เกิน 1,272 กิโลกรัม ต่อปี

2.2.2 สารเคมี

สารเคมีที่ใช้ในโรงงานแบ่งเป็นการใช้ใน 2 ส่วน ได้แก่ การใช้ในโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 กับการใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 และการดำเนินการปรับสายการผลิตที่ 1 และ สายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ ดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

1) ไฮโดรเจน (Hydrogen) ใช้เป็นตัวควบคุมความหนาแน่นของพลาสติกให้ได้ตามความต้องการในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี มีปริมาณการใช้ประมาณ 106 ตันต่อปี โดยรับไฮโดรเจนมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ หรือจากผู้ผลิตในประเทศ ซึ่งการรับไฮโดรเจนจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์จะรับผ่านระบบท่อขนส่งและส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 โดยไม่มีการจัดเก็บ สำหรับกรณีที่ได้รับไฮโดรเจนจากผู้ผลิตอื่นๆ ในประเทศจะรับผ่านโรงงานอีเทนแครกเกอร์ก่อนส่งผ่านระบบท่อมายังโรงงาน

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิต จะมีการใช้ไฮโดรเจนในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 93.8 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้ไฮโดรเจนในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีหนึ่งสายการผลิตประมาณ 53 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี ในหนึ่งสายผลิตประมาณ 40.8 ตัน/ปี

2) ไอโซเพนเทน (Isopentane) ใช้เป็น induced condensing agent ในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี มีปริมาณการใช้ประมาณ 7,480 ตันต่อปี

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิต จะมีการใช้ไอโซเพนเทนในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 4,226.2 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้ไอโซเพนเทนในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีหนึ่งสายการผลิตประมาณ 3,740 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 486.2 ตัน/ปี

3) โมนอเมอร์ร่วม (Co-monomer) โมนอเมอร์ร่วมที่ใช้ในการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี มี 2 ชนิด คือ บิวทีน-1 (Butene-1) หรือเฮกซีน-1 (Hexene-1) มีปริมาณการใช้รวม 50,884.5 ตันต่อปี อย่างไรก็ตาม การเลือกใช้บิวทีน-1 หรือเฮกซีน-1 ขึ้นอยู่กับลักษณะผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ โดยปัจจุบันรับบิวทีน-1 จากผู้ผลิตในประเทศและต่างประเทศ ส่วนเฮกซีน-1 จะรับมาจากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 หลังจากเริ่มเดินเครื่องการผลิตส่วนที่เหลือจะรับจากผู้ผลิตต่างประเทศในกรณีที่เฮกซีน-1 จากหน่วยผลิตมีปริมาณไม่เพียงพอ โดยมีรายละเอียดดังนี้

- บิวทีน-1 ปัจจุบันโรงงานรับบิวทีน-1 มาจากบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) หรือรับจากผู้ผลิตในประเทศและต่างประเทศ โดยในกรณีที่รับมาจากบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) โรงโเลฟินส์ 2 หรือรับจากผู้ผลิตอื่นๆ ในประเทศ ส่งผ่านระบบขนส่งทางท่อ มาเข้าสู่ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น ก่อนส่งเข้าส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 โดยไม่มีการจัดเก็บ สำหรับกรณีที่รับจากผู้ผลิตต่างประเทศ จะขนส่งทางเรือมายังท่าเทียบเรือและถ่ายลงถังเก็บภายในคลังผลิตภัณฑ์ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ท่าเทียบเรือและคลังผลิตภัณฑ์ก่อนขนส่งผ่านโครงข่ายระบบท่อขนส่งบิวทีน-1 มายังโรงงาน

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้บิวทีน-1 ในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 50,884.5 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้บิวทีน-1 ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายการผลิตประมาณ 46,321 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 4,563.5 ตัน/ปี

- เฮกซีน-1 ปัจจุบันโรงงานรับเฮกซีน-1 มาจากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 (Hexene-1 Unit) ของโครงการหลังจากเริ่มเดินเครื่องการผลิตประมาณ 38,000 ตันต่อปี โดยส่วนที่เหลือรับมาจากต่างประเทศ ในกรณีที่เฮกซีน-1 ที่ผลิตได้จากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ของโครงการมีปริมาณไม่เพียงพอหรือหน่วยผลิตเฮกซีน-1 หยุดการผลิต (Shutdown) โดยกรณีที่รับจากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ของโครงการ เฮกซีน-1 จะถูกลำเลียงจากถังเก็บเข้าสู่ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 (LLDPE Plant 1&2) สำหรับกรณีที่รับเฮกซีน-1 จากผู้ผลิตต่างประเทศจะขนส่งเข้ามาในพื้นที่โรงงานด้วยรถบรรทุกและเก็บไว้ในถังกักเก็บที่มีอยู่แล้วในปัจจุบัน จากนั้นจะถูกส่งผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 เช่นเดียวกัน

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี หนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้เฮกซีน-1 ในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 50,884.5 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้เฮกซีน-1 ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายการผลิตประมาณ 46,321 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 4,563.5 ตัน/ปี

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

1) เดคีน-1 (Decene-1) ใช้เป็นสารเริ่มปฏิกิริยาในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 เฉพาะเมื่อเริ่มดำเนินการผลิต (Startup) มีปริมาณการใช้ประมาณ 34 ตันต่อครั้ง ซึ่งรับมาจากผู้ผลิตในประเทศหรือต่างประเทศ โดยขนส่งด้วยรถบรรทุกเข้ามายังพื้นที่โรงงานและเก็บไว้ในถังกักเก็บที่ก่อสร้างใหม่ จากนั้นเดคีน-1 จะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่ปฏิกิริยา (Reactor) ในหน่วยเกิดปฏิกิริยา (Reaction Unit) ของกระบวนการผลิตเฮกซีน-1

2) นอร์มัลเฮปเทน (Normal Heptane) ใช้เป็นตัวทำละลายในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มีปริมาณการใช้ประมาณ 123 ตันต่อปี ซึ่งรับมาจากผู้ผลิตในประเทศ โดยขนส่งด้วยรถบรรทุกมายังพื้นที่โรงงานและเก็บไว้ในถังกักเก็บที่ก่อสร้างใหม่ จากนั้นนอร์มัลเฮปเทนจะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่หน่วยเตรียมสารเร่งปฏิกิริยาในหน่วยผลิตเฮกซีน-1

3) 2-เอทิล-1-เฮกซานอล (2-Ethyl-1-Hexanol) ใช้เป็นสารยับยั้งการเกิดปฏิกิริยาในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มีปริมาณการใช้ประมาณ 34 ตันต่อปี ซึ่งรับมาจากผู้ผลิตในประเทศ โดยขนส่งด้วยรถบรรทุกเข้ามายังพื้นที่โรงงานและเก็บไว้ในถังกักเก็บที่ก่อสร้างใหม่ จากนั้นสารยับยั้งการเกิดปฏิกิริยาจะถูกปล่อยด้วยระบบท่อเข้าสู่หน่วยเกิดปฏิกิริยา (Reaction Unit) ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1

สำหรับหน่วยผลิตนําร่องฯ สารเคมีที่ใช้ในหน่วยผลิตนําร่องฯ แบ่งการใช้ใน 2 ส่วน ได้แก่ การใช้ในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลิเอทิลีนและการใช้ในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา มีรายละเอียดดังนี้

(3) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลิเอทิลีน ใช้สารเคมี ดังนี้

1) ไฮโดรเจน (Hydrogen) ใช้เป็นตัวควบคุมความสามารถในการไหลของพลาสติกให้ได้ตามความต้องการ ในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของกระบวนการผลิตผงพลาสติกโพลิเอทิลีนจะมีปริมาณการใช้ประมาณ 44 กิโลกรัมต่อปี โดยรับไฮโดรเจนมาจากผู้ผลิตในประเทศ ซึ่งการรับไฮโดรเจนจากผู้ผลิตในประเทศจะรับมาเป็นถัง ในรูปแบบถังบรรจุก๊าซ (Shipping Cylinder) โดยขนส่งด้วยรถบรรทุกและต่อเข้าระบบเพื่อส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ โดยไม่มีการจัดเก็บ เนื่องจากมีปริมาณการใช้ที่น้อยมาก

2) ไอโซเพนเทน (Isopentane) ใช้เป็น induced condensing agent ในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของกระบวนการผลิตผงพลาสติกโพลิเอทิลีน มีปริมาณการใช้ประมาณ 7.25 ตันต่อปี ทางโครงการสั่งซื้อไอโซเพนเทนจากผู้ผลิตทั้งในหรือนอกประเทศ แล้วมาขนถ่ายเก็บไว้ในถังเก็บเพื่อส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ

3) โมนอเมอร์ร่วม (Co-monomer) โมนอเมอร์ร่วมที่ใช้ในการผลิตผงพลาสติกโพลิเอทิลีนมี 3 ชนิด คือ บิวทีน-1 (Butene-1) หรือ เฮกซีน-1 (Hexene-1) หรือ ออกทีน-1 (Octene-1) โดยมีปริมาณการใช้ประมาณ 61 ตันต่อปี การเลือกใช้บิวทีน-1 หรือเฮกซีน-1 หรือออกทีน-1 ขึ้นอยู่กับลักษณะผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ โดยปัจจุบันรับบิวทีน-1 และเฮกซีน-1 จากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ส่วนออกทีน-1 จะนำมาจากผู้ผลิตภายนอก โดยมีรายละเอียดดังนี้

- a. **บิวทีน-1** รับมาจากส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ขนส่งผ่านระบบท่อขนส่งขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 0.5 นิ้ว จำนวน 1 เส้น ที่เริ่มต้นจากจุดเชื่อมต่อกับท่อบิวทีน-1 Header ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 (บริเวณ Pipe rack ที่วางท่อบิวทีน-1 Header ก่อนเข้า Reactor ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2) มายังพื้นที่ของโครงการและส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตโพลิเอททิลีนโดยตรงโดยไม่มีการจัดเก็บความยาวท่อส่งก๊าซมายังพื้นที่ของโครงการโดยประมาณ 300 เมตร
- b. **เฮกซีน-1** เนื่องจากการผลิตผลิตภัณฑ์ที่ใช้เฮกซีน-1 ในโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 จะผลิตน้อยครั้งในรอบ 1 ปี จึงจำเป็นต้องรับเฮกซีน-1 มาทางท่อเพื่อนำมาเก็บไว้ในหน่วยผลิตนําร่องฯ นี้ โดยเฮกซีน-1 จะถูกใช้เมื่อมีความจำเป็นต้องผลิตผลิตภัณฑ์ที่มีลักษณะที่ต้องมีเฮกซีน-1 เป็นโมโนเมอร์ร่วมในโครงสร้างของผลิตภัณฑ์ โดยจะรับเฮกซีน-1 มาทางท่อขนส่งร่วมของบิวทีน-1 และจะทำการหยุดรับบิวทีน-1 ทางท่อจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 จากนั้นจะเปลี่ยนเป็นมารับเฮกซีน-1 เป็นโมโนเมอร์ร่วม โดยจะส่งมาเก็บไว้ในถังเก็บที่อยู่ในส่วนการผลิตของโครงการฯ และจะถูกส่งเข้าไปในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ ต่อไป
- c. **ออกทีน-1** ในทำนองเดียวกันกับเฮกซีน-1 หากต้องการผลิตผลิตภัณฑ์ตัวอย่างที่ใช้ออกทีน-1 เป็นโมโนเมอร์ร่วม จะนำเข้าออกทีน-1 จากผู้ผลิตภายนอกเข้ามาเก็บไว้ในถังเก็บ จากนั้นจะเปลี่ยนมาใช้ออกทีน-1 เป็นโมโนเมอร์ร่วม โดยจะปั๊มจากถังเก็บ เข้าไปในส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องฯ ต่อไป

(4) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา ใช้สารเคมี ดังนี้

1) ตัวทำละลายสารรองรับสารเร่งปฏิกิริยา (Solvent) ใช้เป็นตัวทำละลายสารรองรับสารเร่งปฏิกิริยาในส่วนละลายตัวรองรับสารเร่งปฏิกิริยา โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 3,690 กิโลกรัมต่อปี ตัวทำละลายสารรองรับสารเร่งปฏิกิริยาประกอบไปด้วย

- a. อะลิฟาติกไฮโดรคาร์บอน (Aliphatic hydrocarbon) ตัวอย่างเช่น เฮกเซน (Hexane) เฮปเทน (Heptane)
- b. อะโรมาติกไฮโดรคาร์บอน (Aromatic hydrocarbon) ตัวอย่างเช่น โทลูอีน (Toluene)
- c. แอลกอฮอล์ (Alcohol) ตัวอย่างเช่น เมทานอล (Methanol) เอทิลเฮกซานอล (2-Ethyl hexanol) เอทานอล (Ethanol)

โดยรับตัวทำละลายฯ ทั้งหมดมาจากผู้ผลิตต่างประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนกำจัดความชื้นจากสารตั้งต้นและส่งต่อไปยังส่วนละลายตัวรองรับสารเร่งปฏิกิริยาของหน่วยนําร่องฯ ต่อไป

2) สารตัวกลาง (Medium) ใช้เป็นตัวทำละลายสารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่ง และใช้เป็นสารตัวกลางสำหรับผลิตภัณฑ์สารเร่งปฏิกิริยาเพื่อให้สามารถขนถ่ายผลิตภัณฑ์ไปยังถังรับผลิตภัณฑ์ได้สะดวก โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 250 ตันต่อปี โดยสารตัวกลางประกอบไปด้วย

- a. อะลิฟาติกไฮโดรคาร์บอน (Aliphatic hydrocarbon) ตัวอย่างเช่น เฮกเซน (Hexane) เฮปเทน (Heptane)
- b. อะโรมาติกไฮโดรคาร์บอน (Aromatic hydrocarbon) ตัวอย่างเช่น โทลูอีน (Toluene)
- c. เตตระไฮโดรฟูแรน (Tetrahydrofuran)
- d. แอลกอฮอล์ (Alcohol) ตัวอย่างเช่น เมทานอล (Methanol) เอทิลเฮกซานอล (2-Ethylhexanol) เอทานอล (Ethanol)
- e. อะซิโตน (Acetone)

โดยรับสารตัวกลางมาจากผู้ผลิตต่างประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนกำจัดความชื้นจากสารตั้งต้น และส่งต่อไปยังส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อนของหน่วยผลิตนําร่องฯ

3) สารเร่งปฏิกิริยา (Active species) ใช้เป็นสารเร่งปฏิกิริยาสำหรับผลิตเม็ดพลาสติกตัวเร่งปฏิกิริยาโดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 7,632 กิโลกรัมต่อปี สารตัวกลางประกอบไปด้วย

- a. ไททาเนียมเตตระคลอไรด์ (Titanium Tetrachloride)
- b. วานาเดียมออกซีไตรคลอไรด์ (Vanadium Oxytrichloride)
- c. เซอร์โคโนซีนไดคลอไรด์ (Zirconocene Dichloride)

โดยรับสารเร่งปฏิกิริยามาจากผู้ผลิตต่างประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อนของหน่วยผลิตนําร่องฯ

4) สารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยา (Modifier) ใช้เป็นสารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยาทั้งทางด้านเคมีและกายภาพของผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 5,000 กิโลกรัมต่อปี สารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยาตัวประกอบไปด้วย

- a. อัลคิลอลูมิเนียมเฮไลด์ (Alkyl aluminum Halide) ตัวอย่างเช่น ไดเอทิลอลูมิเนียมคลอไรด์ (Diethyl aluminum Chloride) อลูมิเนียมอัลคิลไดคลอไรด์ (Aluminum Alkyl Dichloride)
- b. อะลูมิเนียมอัลคอกไซด์ (Aluminum alkoxides) ตัวอย่างเช่น อะลูมิเนียมไตรไอโซโพรพอกไซด์ (Aluminum Triisopropoxide)
- c. สารประกอบโบรอน (Boron compounds) ตัวอย่างเช่น โบรอนไตรคลอไรด์ (Boron Trichloride) เกลือของเฮกซะฟลูออโรเบนซิลโบเรต (Hexafluoro benzyl Borate salt)
- d. อีเทอร์ (Ether) ตัวอย่างเช่น ซิลิลอีเทอร์ (Silyl Ether) ไดบิวทิลอีเทอร์ (Dibutyl ether)
- e. เอสเตอร์ (Ester) ตัวอย่างเช่น ฟทาเลทเอสเตอร์ (Phthalate ester) เอทิลเบนโซเอต (Ethyl Benzoate)

f. เมทิลอลูมิเนียมออกเซน (Methyl Aluminoxane)

g. สารประกอบโคออดิเนตดิ้งอะโรมาติก และ เฮเทอโรอะโรมาติก
(Coordinating aromatic and hetero aromatic compounds) ตัวอย่างเช่น
N, O, P-ligands

โดยรับสารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยาจากผู้ผลิตต่างประเทศ ซึ่งจะรับ
มาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อน
ของหน่วยผลิตนําร่องฯ

5) สารละลายต่าง 10% (Sodium Hydroxide Solution) ใช้เป็นสารบำบัด
ของเหลวเสียจากการผลิตผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 111 ตันต่อปี โดยรับ
สารละลายต่าง 10% มาจากผู้ผลิตในประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบ
ผ่านระบบท่อเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อนของหน่วยผลิตนําร่องฯ

6) สารล้างปฏิกรณ์ (Acetone+Methanol) ใช้เป็นสารล้างถังปฏิกรณ์หลังการผลิต
ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 227.3 ตันต่อปี โดยรับสารล้างปฏิกรณ์มาจาก
ผู้ผลิตในประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่านระบบท่อเข้าสู่
ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อนของหน่วยผลิตนําร่องฯ

7) สารกำจัดตัวเร่งปฏิกิริยาเสื่อมสภาพ (Methanol) ใช้เป็นสารเพื่อกำจัด
ตัวเร่งปฏิกิริยาเสื่อมสภาพ โดยมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 14.4 ตันต่อปี โดยรับสารกำจัดตัวเร่งปฏิกิริยา
เสื่อมสภาพจากผู้ผลิตในประเทศ ซึ่งจะรับมาเป็นถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกและถ่ายวัตถุดิบผ่าน
ระบบท่อเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อนของหน่วยผลิตนําร่องฯ

2.2.3 สารเร่งปฏิกิริยาและสารเร่งปฏิกิริยาร่วม

สารเร่งปฏิกิริยาและสารเร่งปฏิกิริยาร่วมที่ใช้ในโรงงาน แบ่งเป็นการใช้ใน 2 ส่วน ได้แก่
การใช้ในโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 กับการใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 และการปรับ
สายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์เอชดีพีอี (HDPE) ได้
โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

1) สารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst) มี 4 ชนิด ได้แก่ UCAT-J, Trihexylaluminum, DEAC และ XCAT และมีปริมาณการใช้รวมประมาณ 84 ตันต่อปี โดยโรงงานจะรับสารเร่งปฏิกิริยามาจากผู้ผลิตต่างประเทศ มีการเปลี่ยนแปลงสถานที่เก็บสารเร่งปฏิกิริยาจากอาคารเก็บกักสารเคมีของโรงงานอีเทนแครกเกอร์เป็นการเก็บไว้ในอาคารจัดเก็บสารเร่งปฏิกิริยาของโครงการที่ก่อสร้างใหม่แทน จากนั้นสารเร่งปฏิกิริยาถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่ชุดป้อนสารเร่งปฏิกิริยา ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้สารเร่งปฏิกิริยาในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 68.9 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้สารเร่งปฏิกิริยาในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายการผลิตประมาณ 42 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 26.9 ตัน/ปี

2) สารเร่งปฏิกิริยาร่วม (Co-catalyst) มี 2 ชนิด ได้แก่ Triethylaluminum และ UT-CA-200 มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 121 ตันต่อปี โดยโรงงานรับสารเร่งปฏิกิริยามาจากผู้ผลิตต่างประเทศ มีการเปลี่ยนแปลงสถานที่เก็บสารเร่งปฏิกิริยาจากอาคารเก็บกักสารเคมีของโรงงานอีเทนแครกเกอร์เป็นการเก็บไว้ในอาคารจัดเก็บสารเร่งปฏิกิริยาของโรงงานที่ก่อสร้างใหม่แทน จากนั้นสารเร่งปฏิกิริยาจะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่ชุดป้อนสารเร่งปฏิกิริยา ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้สารเร่งปฏิกิริยาร่วมในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 116 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้สารเร่งปฏิกิริยาร่วมในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายการผลิตประมาณ 60.5 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 55.5 ตัน/ปี

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

สารเร่งปฏิกิริยาที่ใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มี 4 ชนิด ได้แก่ MHX-Cr, MHX-Py, Hexachloroethane และ Triethylaluminum ซึ่งสารเร่งปฏิกิริยามีปริมาณการใช้รวมประมาณ 11 ตันต่อปี โดยรับมาจากผู้ผลิตต่างประเทศ MHX-Cr และ MHX-Py บรรจุอยู่ในถังขนาด 20 ลิตร ส่วน Hexachloroethane บรรจุลงละ 20 กิโลกรัม และ Triethylaluminum บรรจุ 1,200 กิโลกรัมต่อ Cylinder นำมาเก็บไว้ในอาคารจัดเก็บสารเร่งปฏิกิริยาของโครงการที่กำลังสร้างใหม่ จากนั้นสารเร่งปฏิกิริยาจะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่หน่วยเตรียมสารเร่งปฏิกิริยา ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Reaction Unit) ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1

หน่วยผลิตนําร่อง ๆ สารเร่งปฏิกิริยาและสารเร่งปฏิกิริยาร่วมที่ใช้ในหน่วยผลิตนําร่องๆ จะถูกนำมาใช้ในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน มีรายละเอียดดังนี้

(3) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

1) สารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst) มี 4 ชนิด ได้แก่

- สารเร่งปฏิกิริยาประเภทแวนดอยหรือผง ชนิดซิกเลอร์แนทต้า (Ziegler-Natta catalyst) เป็นสารแวนดอยหรือผง มีสี ไม่มีกลิ่น
- สารเร่งปฏิกิริยาประเภทแวนดอยหรือผง ชนิดเมทัลโลซีน (Metallocene catalyst) เป็นสารแวนดอยหรือผงของแข็งมีสี
- สารเร่งปฏิกิริยาชนิดอะลูมิเนียมอัลคิล (Aluminium Alkyl) ตัวอย่าง เช่น Trihexylaluminum เป็นของเหลวใส ไม่มีสี
- สารเร่งปฏิกิริยาชนิดอัลคิลอะลูมิเนียมเฮไลด์ (Alkylaluminum Halide) ตัวอย่าง เช่น Diethylaluminum Chloride (DEAC) เป็นของเหลวใส ไม่มีสี

มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 30 กิโลกรัมต่อปี โดยหน่วยผลิตนําร่องๆ จะรับสารเร่งปฏิกิริยาชนิดซิกเลอร์แนทต้า (Ziegler-Natta catalyst) และชนิดเมทัลโลซีน (Metallocene catalyst) มาจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ด้วยถังบรรจุสารเคมีขนาดเล็ก (Sampling Cylinder) หรือหน่วยผลิตนําร่องๆ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา ส่วนสารเร่งปฏิกิริยาชนิดอื่นๆ รับมาจากการสั่งซื้อจากผู้ผลิตต่างประเทศที่บรรจุในถังบรรจุสารเคมีขนาดเล็ก (Sampling Cylinder) และขนส่งมาด้วยรถบรรทุก จากนั้นสารเร่งปฏิกิริยาทั้งหมดจะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่ชุดป้อนสารเร่งปฏิกิริยา ก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ของหน่วยผลิตนําร่องๆ ต่อไป

2) สารเร่งปฏิกิริยาร่วม (Co-Catalyst) มี 2 ชนิด ได้แก่

- สารเร่งปฏิกิริยาร่วมชนิดอะลูมิเนียมอัลคิล (Aluminium Alkyl) ตัวอย่างเช่น ไตรเอทิลอะลูมิเนียม (Triethylaluminum) เป็นของเหลวใส ไม่มีสี
- สารเติมแต่งในสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst additives) ตัวอย่างเช่น เกลือของกรดไขมัน (Metalic Soap of Fatty Acids) เช่น UT-CA-200 ซึ่งเป็นสารแขวนลอยสีขาว หรือ สารลดการเกิดไฟฟ้าสถิตย์ (Antistatic agent) ซึ่งเป็นสารละลายใสไม่มีสี

มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 46 กิโลกรัมต่อปี โดยหน่วยผลิตนําร่องฯ จะรับสารเร่งปฏิกิริยาร่วมชนิดอะลูมิเนียมอัลคิล (Aluminium Alkyl) มาจากการสั่งซื้อจากผู้ผลิตนอกประเทศบรรจุในถังบรรจุสารเคมีขนาดเล็ก (Sampling Cylinder) และขนส่งมาด้วยรถบรรทุก ส่วนสารเติมแต่งในสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst additives) เช่น UT-CA-200 รับมาจากโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 หรือ 2 และสารลดการเกิดไฟฟ้าสถิตย์ มาจากการสั่งซื้อจากผู้ผลิตนอกประเทศ จากนั้นสารเร่งปฏิกิริยาร่วมจะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อเข้าสู่ชุดป้อนสารเร่งปฏิกิริยาก่อนส่งเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ในกระบวนการผลิตพลาสติคโพลิเอทิลีน

(4) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

ไม่มีการใช้สารเร่งปฏิกิริยาและสารเร่งปฏิกิริยาร่วมในส่วนของหน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา

2.2.4 สารเติมแต่ง

สารเติมแต่งที่ใช้ในโรงงานเป็นสารเคมีประเภทที่สามารถใช้กับผลิตภัณฑ์พลาสติกที่เกี่ยวข้องกับอาหารได้ (Food Grade) โดยใช้ในการปรับปรุงคุณภาพของผลิตภัณฑ์ให้เป็นไปตามที่ลูกค้าต้องการ ซึ่งจะผสมรวมกับเม็ดพลาสติกในระหว่างกระบวนการนวดผสม (Extrusion) ก่อนจะตัดให้เป็นเม็ด ทั้งนี้ โรงงานสั่งซื้อสารเติมแต่งจากบริษัทผู้ผลิตจากต่างประเทศก่อนขนส่งด้วยรถบรรทุกมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมีของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 1,540 ตันต่อปี

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยในกรณีที่มีการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีหนึ่งสายการผลิตจะมีการใช้สารเติมแต่งในกระบวนการผลิตปริมาณรวม 1,330 ตัน/ปี ซึ่งจะใช้สารเติมแต่งในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในหนึ่งสายการผลิตประมาณ 770 ตัน/ปี และใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีในหนึ่งสายผลิตประมาณ 560 ตัน/ปี

2.2.5 สารดูดซับ

สารดูดซับที่ใช้ในโรงงาน แบ่งเป็นการใช้ 2 ส่วน ได้แก่ การใช้ในโรงงานแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 1 และ 2 กับการใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 และการปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์เอชดีพีอี (HDPE) ได้โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

สารดูดซับเป็นสารตัวกลางที่ใช้ในหอดูดซับเพื่อปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นต่างๆ (สารเอทิลีน สารโมโนเมอร์รวม สารไอโซเพนเทน และก๊าซไนโตรเจน) ก่อนป้อนเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยา ซึ่งสารดูดซับดังกล่าวโดยส่วนใหญ่เป็นแบบ Molecular sieve และสามารถฟื้นฟูสภาพได้อย่างต่อเนื่อง อย่างไรก็ตาม สารดูดซับเหล่านี้มีอายุการใช้งานประมาณ 2-5 ปี (ขึ้นอยู่กับสภาพของสารดูดซับจากผู้ผลิตหรือสภาพจริงที่เกิดจากการใช้งาน) มีจำนวน 4 ชนิด ได้แก่ Molecular Sieve, Activated Alumina, Selexsorb และ Metallic Oxide (UT-2000) มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 224 ตันต่อ 2-5 ปี โดยโรงงานรับมาจากผู้ผลิตในประเทศก่อนขนส่งด้วยรถบรรทุกมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมีในโรงงานอีเทนแครกเกอร์

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยไม่มีการเปลี่ยนแปลงปริมาณการใช้สารดูดซับ เนื่องจากออกแบบระบบให้สามารถรองรับได้

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

สารดูดซับที่ใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มี 2 ชนิด ดังนี้

- Molecular Sieve ซึ่งใช้ในการดูดความชื้นออกจากตัวทำละลาย มีปริมาณการใช้ประมาณ 0.9 ตันต่อ 3 ปี โดยสั่งซื้อมาจากบริษัทผู้จำหน่ายต่างประเทศ บรรจุเป็นถังขนาด 200 ลิตร นำมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมีภายในโรงงานอีเทนแครกเกอร์

- Metallic Oxide (Puristar R3-12) ใช้เป็นสารปรับปรุงคุณภาพเอทิลีน มีปริมาณการใช้ประมาณ 4.1 ตันต่อ 2 ปี โรงงานสั่งซื้อมาจากบริษัทผู้จำหน่ายต่างประเทศบรรจุถังขนาด 120 ลิตร หรือถุง Supersack ขนาด 1,150 ลิตร นำมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมีภายในโรงงานอีเทนแครกเกอร์

สารดูดซับที่ใช้ในหน่วยผลิตนําร่องฯ จะถูกนำมาใช้ในหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา มีรายละเอียดดังนี้

(3) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

ไม่มีการใช้สารดูดซับ

(4) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

สารดูดซับที่ใช้ในหน่วยกำจัดความชื้นจากสารตั้งต้น คือ Molecular Sieve ซึ่งใช้ในการดูดความชื้นออกจากตัวทำละลายสารรองรับสารเร่งปฏิกิริยาและสารตัวกลาง มีปริมาณการใช้ประมาณ 6 ตันต่อปี โดยสั่งซื้อมาจากบริษัทผู้จำหน่ายต่างประเทศ บรรจุเป็นถังขนาด 200 ลิตร นำมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมี

2.2.6 สารเคมีที่เติมในน้ำหล่อเย็น

สารเคมีที่ใช้เติมในน้ำหล่อเย็นของโรงงาน ประกอบด้วย

(1) สารเคมีที่เติมใน Cooling Water เพื่อกำจัดเชื้อลีสอีโคเนลล่า คือ โซเดียมไฮโปคลอไรต์ โดยใช้เติมเพื่อให้คลอรีนอิสระตกค้างอยู่ในระดับความเข้มข้น ซึ่งปัจจุบันควบคุมอยู่ที่ค่าประมาณ 0.3-0.5 มิลลิกรัมต่อลิตร

(2) สารเคมีกลุ่มที่เติมเพื่อใช้เป็นสารป้องกันการเกิดตะกรันและการกัดกร่อนในระบบน้ำหล่อเย็น คือ Doctortreat 110 ประกอบด้วย กรดฟอสฟอริก ซิงค์คลอไรด์ และกรดไฮโดรคลอริก และ Doctortreat 134 ประกอบด้วย เอทิลีนไกลคอล และโซเดียมไฮดรอกไซด์

(3) สารเคมีกลุ่มที่เติมเพื่อใช้เป็น Biocides ยับยั้งการเจริญเติบโตของแบคทีเรีย คือ Doctortreat 510 (Isothiazolinone)

การปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์พลาสติกเอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยไม่มีการเปลี่ยนแปลงแต่อย่างใด

2.3 ผลิตภัณฑ์

ผลิตภัณฑ์ของโรงงานแบ่งเป็น 2 ส่วน คือผลิตภัณฑ์ที่ได้จากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 และการปรับสายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 (LLDPE Plant 1&2) เพื่อให้สามารถผลิตผลิตภัณฑ์เอชดีพีอี (HDPE) ได้ โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

- ผลิตภัณฑ์หลัก

เม็ดพลาสติกโพลีเอทิลีนชนิดความหนาแน่นต่ำเชิงเส้น (Linear Low Density Polyethylene; LLDPE) หรือเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีเป็นของแข็ง ทรงรี สีขาวขุ่น เป็นผลิตภัณฑ์หลักที่ได้จากกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี มีความทนทานต่อสารเคมี กรดและด่าง แปรรูปได้ง่าย เป็นฉนวนอย่างดี ไม่มีสารพิษที่เป็นอันตรายต่อร่างกายมนุษย์ มีความสามารถในการรับแรงกระแทก และมีความยืดหยุ่น โดยเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีที่ผลิตได้สามารถนำไปเป็นผลิตภัณฑ์พลาสติกต่างๆ เช่น ฟิล์มกันความชื้น เป็นต้น ซึ่งโรงงานแอลแอลดีพีอีมีกำลังการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี 2 สายการผลิต ประมาณ 1,100,000 ตันต่อปี โดยผลิตภัณฑ์ที่ผ่านการทำเม็ดแล้ว จะถูกขนส่งผ่านระบบท่อไปยังบริษัท จีซี โลจิสติกส์ โซลูชันส์ จำกัด เป็นการส่งเม็ดพลาสติกที่ผ่านการคัดขนาด ลำเลียงผ่านระบบท่อของอุปกรณ์การขนส่ง เม็ดพลาสติกโดยใช้น้ำ (Hydraulic Conveying) จากนั้นเม็ดพลาสติกจะถูกแยกหรือทำแห้ง และคัดขนาด ก่อนบรรจุถุงเตรียมส่งจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป

การผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี จะดำเนินการผลิตในสายการผลิตที่ 1 หรือสายการผลิตที่ 2 โดยมีกำลังการผลิตประมาณ 400,000 ตัน/ปี ดังนั้นกำลังการผลิตรวมของเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี และเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีทั้งสองสายการผลิตจะมีประมาณ 950,000 ตัน/ปี โดยการเดินเครื่องผลิตด้วย Gas Phase Process ทางโรงงานสามารถดำเนินการได้ด้วยการปรับลดสัดส่วนโมโนเมอร์ร่วม และปรับสัดส่วนต่อปริมาณของตัวเร่งปฏิกิริยาเดิม ภายใต้ค่าควบคุมอุณหภูมิและความดันที่เหมาะสม โดยไม่มีการเพิ่มเติมสารเคมีชนิดใหม่ และไม่มีการติดตั้งอุปกรณ์เพิ่มเติมหรือดัดแปลงอุปกรณ์ในการเดินเครื่องการผลิต อีกทั้งยังสามารถเดินเครื่องเพื่อเปลี่ยนช่วงความหนาแน่นของผลิตภัณฑ์ได้ต่อเนื่อง โดยไม่จำเป็นต้องหยุดเดินเครื่องโรงงาน เพียงแต่ต้องจัดลำดับขั้นในการเปลี่ยนเกรดเท่านั้น

- **ผลิตภัณฑ์พลอยได้**

เศษพลาสติกที่ไม่ได้ขนาด (Pellet off-spec.) เป็นผลิตภัณฑ์พลอยได้จากกระบวนการผลิตของโรงงาน ซึ่งส่วนใหญ่เกิดจากเม็ดพลาสติกที่ไม่ได้ขนาดจากส่วนทำเม็ดพลาสติกในขั้นตอนการคัดขนาด และอีกส่วนหนึ่งเกิดจากการกรองน้ำทิ้งในส่วนการทำเม็ดพลาสติก/การดักเม็ดพลาสติกด้วยเครื่องดักฝุ่นจากส่วนอบแห้ง มีปริมาณเกิดขึ้นประมาณ 28,222 ตันต่อปี โดยเก็บรวบรวมไว้ในถุงพลาสติก ก่อนนำมาเก็บไว้ในอาคารจัดเก็บของเสียภายในโรงงาน เพื่อรอการจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป

การผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี ในหนึ่งสายการผลิตจะเกิดเม็ดพลาสติกที่ไม่ได้ขนาดประมาณ 22,708 ตัน/ปี ซึ่งเศษพลาสติกที่ไม่ได้ขนาดจะถูกรวบรวมไว้ในถุงพลาสติก ก่อนนำมาเก็บไว้ในอาคารจัดเก็บของเสียภายในโรงงาน เพื่อรอการจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป

- **ผงโพลีเมอร์แอลแอลดีพีอี**

ในการเปลี่ยนแปลงรายละเอียดโครงการมีการติดตั้งหน่วยบรรจุผงโพลีเมอร์ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 ประกอบด้วย Vent Filter, Loading Station และ Weight Scale เพื่อจำหน่ายให้กับลูกค้า โดยมีปริมาณการขายผงโพลีเมอร์สายการผลิตละ 10,000 ตัน/ปี (รวม 20,000 ตัน/ปี) ทั้งนี้การดำเนินการดังกล่าวจะไม่ส่งผลให้กำลังการผลิตรวมของโครงการเพิ่มขึ้นแต่อย่างใด เนื่องจากกรณีที่มีการจำหน่ายผงโพลีเมอร์จะส่งผลให้ปริมาณเม็ดพลาสติกลดลง โดยผงโพลีเมอร์จะบรรจุลงถุงขนาด 500 กิโลกรัมขนส่งไปโรงงานละ 3 เที่ยว เก็บไว้ที่บริษัท จีซี โลจิสติกส์ โซลูชันส์ จำกัด (GCL) เพื่อรอจำหน่ายต่อไป

ปัจจุบันโครงการอยู่ระหว่างกระบวนการพิจารณาความเหมาะสมของโครงการ การติดตั้งหน่วยบรรจุผงโพลีเมอร์ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 ซึ่งยังไม่มีแผนการก่อสร้างแต่อย่างใด

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

- **ผลิตภัณฑ์หลัก**

เฮกซีน-1 (Hexene-1) เป็นผลิตภัณฑ์หลักที่ได้จากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มีลักษณะเป็นของเหลว ไม่มีสี มีกลิ่นไฮโดรคาร์บอน มีกำลังการผลิตเฮกซีน-1 ประมาณ 38,000 ตันต่อปี ซึ่งจะนำไปใช้เป็นโมโนเมอร์ร่วมในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี โดยเฮกซีน-1 ที่ผลิตได้จะถูกส่งจากหน่วยปรับปรุงสภาพ (Purification Unit) ผ่านทางระบบท่อขนส่งไปยังถังกักเก็บ

- **ผลิตภัณฑ์พลอยได้**

ผลิตภัณฑ์พลอยได้ของหน่วยผลิตเฮกซีน-1 คือ โพลีเมอร์หนัก (Heavy Polymer) ปริมาณประมาณ 1,920 ตันต่อปี โดยจะถูกส่งจากหน่วยแยกผลิตภัณฑ์พลอยได้ (By-product Separator) ของหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ผ่านทางระบบท่อขนส่งไปยังถังกักเก็บที่ก่อสร้างใหม่ เพื่อรอการจำหน่ายให้กับลูกค้า หรือส่งกำจัดภายนอก

- **เฮกซีน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐาน (Off Spec. Hexene-1)**

เฮกซีน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐานเป็นของเหลว ไม่มีสี ปริมาณที่เกิดขึ้นไม่แน่นอน สูงสุดประมาณ 513 ตันต่อปี ขึ้นอยู่กับสถานะการผลิต โดยจะถูกส่งผ่านระบบท่อขนส่งไปยังถังกักเก็บ เฮกซีน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐาน (Off Spec. Hexene-1 Tank) ที่ก่อสร้างใหม่ เพื่อรอการนำกลับไปผลิตใหม่ในกระบวนการผลิต เฮกซีน-1

ผลิตภัณฑ์ของหน่วยผลิตนาร์องฯ แบ่งเป็น 2 ส่วน ได้แก่ ผลิตภัณฑ์ผงพลาสติกโพลีเอทิลีน ที่ได้จากหน่วยผลิตนาร์องฯ ผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีนและตัวเร่งปฏิกิริยาที่ได้จากหน่วยผลิตนาร์องฯ ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา มีรายละเอียดดังนี้

(3) หน่วยผลิตนาร์องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

ผลิตภัณฑ์หลัก คือ ผงพลาสติกโพลีเอทิลีน 3 ชนิด ดังนี้

- 1) โพลีเอทิลีนความหนาแน่นต่ำ เชิงเส้น (Linear Low Density Polyethylene; LLDPE)
- 2) โพลีเอทิลีนความหนาแน่นสูง (High Density Polyethylene; HDPE)
- 3) โพลีเอทิลีนความหนาแน่นปานกลาง (Medium Density Polyethylene; MDPE)

ผงพลาสติกโพลีเอทิลีนเป็นผลิตภัณฑ์หลักที่ได้จากหน่วยผลิตนาร์องฯ ส่วนหนึ่งที่อยู่ในรูปผงพลาสติกแทนการอยู่ในรูปแบบเม็ดพลาสติก มีความทนทานต่อสารเคมีและกรดและด่าง แปรรูปได้ง่าย เป็นฉนวนอย่างดี ไม่มีสารพิษที่เป็นอันตรายต่อร่างกายมนุษย์ ผลิตภัณฑ์ที่ได้จะถูกนำไปขึ้นรูปและทดสอบ รวมทั้งเป็นตัวอย่างให้ลูกค้าไปใช้งานต่อไป

ผงโพลีเอทิลีนในแต่ละชนิดสามารถดำเนินการผลิตได้ด้วยการปรับลดสัดส่วนโมโนเมอร์ร่วม ชนิดของโมโนเมอร์ร่วม และปรับสัดส่วนต่อปริมาณของตัวเร่งปฏิกิริยาเดิม ภายใต้ค่าควบคุมอุณหภูมิและความดันที่เหมาะสม ภายหลังจากการสร้างหน่วยผลิตนาร์องฯ จะทำให้มีกำลังการผลิตผงพลาสติกประมาณ

ไม่เกิน 360 ตันต่อปี โดยผลิตภัณฑ์จะถูกบรรจุใส่ถุงขนาด 25 กิโลกรัม หรือ 650 กิโลกรัม เพื่อนำไปทดสอบทั้งภายในบริษัทหรือทดสอบกับลูกค้าต่อไป

(4) หน่วยผลิตนำร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

ผลิตภัณฑ์หลัก คือ ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาแบบสถานะแขวนลอย (Slurry phase) โดยแบ่งเป็น 2 ชนิด ดังนี้

- 1) ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดซิกเลอร์แนทต้า (Ziegler Natta catalyst)
- 2) ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดเมทัลโลซีน (Metallocene catalyst)

ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาทั้ง 2 ชนิดสามารถดำเนินการผลิตได้ด้วยการปรับเปลี่ยนชนิดและสัดส่วนตัวทำละลายสารรองรับสารเร่งปฏิกิริยา สารตัวกลาง สารเร่งปฏิกิริยา และสารเพิ่มประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยา ภายใต้ค่าควบคุมอุณหภูมิและความดันที่เหมาะสมในหน่วยผลิตนำร่องฯ ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

ลักษณะของผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาแบบสถานะสารแขวนลอย มีลักษณะเป็นผงของแข็งสีขาว ทรงกลมขนาดเล็ก แขวนลอยอยู่ในสารตัวกลางเฮกเซนซึ่งรวมเป็นผลิตภัณฑ์หลักที่ได้จากกระบวนการผลิตที่หน่วยนำร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาการผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา โดยผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ได้สามารถนำไปใช้เป็นสารเร่งปฏิกิริยาในการผลิตผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีนได้หลากหลายชนิด เช่น ผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีนความหนาแน่นสูง (HDPE) และผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีนความหนาแน่นต่ำเชิงเส้น (LLDPE) เป็นต้น ซึ่งหน่วยผลิตนำร่องฯ มีกำลังการผลิตผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาสถานะสารแขวนลอยทั้ง 2 ชนิดรวมกันประมาณไม่เกิน 22.3 ตันต่อปี โดยผลิตภัณฑ์ที่ได้จะถูกบรรจุลงถัง (Drum) ขนส่งด้วยรถบรรทุกเพื่อนำไปทดสอบในหน่วยผลิตนำร่องฯ ผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีนหรือในโรงงานผลิตโพลีเอทิลีนความหนาแน่นสูง (HDPE) และโรงงานผลิตโพลีเอทิลีนความหนาแน่นต่ำเชิงเส้น (LLDPE) ของบริษัทฯ ต่อไป

รายละเอียดกำลังการผลิต การขนส่ง และการเก็บกักผลิตภัณฑ์ ผลิตภัณฑ์พลอยได้ และเฮกเซน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐาน ดังแสดงในตารางที่ 2.3-1

ตารางที่ 2.3-1 กำลังการผลิต การขนส่ง และการเก็บกักผลิตภัณฑ์ ผลิตภัณฑ์พลอยได้ และเฮกซีน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐาน

รายละเอียด	กำลังการผลิต (ตัน/ปี)		การนำไปใช้ประโยชน์	ความถี่ในการขนส่ง		วิธีขนส่ง	การเก็บกัก
	ทางเลือกที่ 1	ทางเลือกที่ 2		ทางเลือกที่ 1	ทางเลือกที่ 2		
โรงงานแอลแอลดีพี							
1. ผลิตภัณฑ์หลัก - เม็ดพลาสติกแอลแอลดีพี - เม็ดพลาสติกเอชดีพี	1,100,000 -	550,000 400,000	จำหน่ายให้กับลูกค้าในประเทศ และต่างประเทศ	ต่อเนื่อง	ต่อเนื่อง	ระบบท่อ	ส่งเม็ดพลาสติกที่ผ่านการคัดขนาดโดยใช้น้ำในการลำเลียง ผ่านระบบท่อไปทำการแยกน้ำ/ทำแห้ง และบรรจุถุงที่บริษัท จีซี โลจิสติกส์ โซลูชั่น จำกัด และรอจำหน่ายต่อไป
2. ผลิตภัณฑ์พลอยได้ - เศษพลาสติกที่ไม่ได้ขนาด	28,222	22,708	จำหน่ายเป็นพลาสติกเกรดสอง ให้กับลูกค้าในประเทศ	4 เทียว/ เดือน	4 เทียว/ เดือน	รถบรรทุก	รวบรวมใส่ถุงพลาสติกแล้วเก็บไว้ในอาคารเก็บวัสดุของ โรงงานแอลแอลดีพีเพื่อรอจำหน่าย
หน่วยผลิตเฮกซีน-1							
1. ผลิตภัณฑ์หลัก - เฮกซีน-1	38,000		ใช้เป็นวัตถุดิบเสริมในกระบวนการผลิต เม็ดพลาสติกแอลแอลดีพี	ต่อเนื่อง		ระบบท่อ	ส่งผ่านระบบท่อไปยังถังเก็บขนาด 3,054 ลูกบาศก์เมตร จำนวน 1 ใบ ที่มีอยู่แล้วในปัจจุบัน ก่อนป้อนเข้าสู่กระบวนการผลิต เม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีของโครงการ
2. ผลิตภัณฑ์พลอยได้ - โพลีเมอร์หนัก	1,920		จำหน่ายให้กับลูกค้าในประเทศ และต่างประเทศหรือส่งกำจัด	4 เทียว/เดือน		รถบรรทุก	ส่งผ่านระบบท่อไปยังถังเก็บขนาด 80 ลูกบาศก์เมตร จำนวน 1 ใบ ที่ก่อสร้างใหม่ เพื่อรอการจำหน่าย
3. เฮกซีน-1 ที่ไม่ได้มาตรฐาน	สูงสุด 513 (ขึ้นอยู่กับสภาวะการผลิต)		นำกลับไปผลิตใหม่ในกระบวนการผลิต เฮกซีน-1 ของโครงการ	ต่อเนื่อง		ระบบท่อ	ส่งผ่านระบบท่อไปยังถังเก็บขนาด 373 ลูกบาศก์เมตร จำนวน 1 ใบ ที่ก่อสร้างใหม่ เพื่อรอการนำกลับไปผลิตใหม่ใน กระบวนการผลิตเฮกซีน-1 ของโครงการ
หน่วยผลิตนํารองฯ							
1. ผงโพลิเอทิลีน	360		การวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ โพลิเอทิลีนและตัวเร่งปฏิกิริยาที่มี คุณสมบัติตามความต้องการ	-		-	อาคารเก็บสารเร่งปฏิกิริยาของโรงงานแอลแอลดีพี สายการผลิตที่ 2
2. ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา แบบสถานะแขวนลอย (Slurry phase)	22.3			-		-	

2.4 ระบบการขนส่ง

(1) การขนส่งทางท่อ

ท่อขนส่งวัตถุดิบ สารเคมี และผลิตภัณฑ์ของโรงงาน มีการออกแบบตามมาตรฐานที่เกี่ยวข้อง เช่น ASME, ANSI, API และ ASTM เป็นต้น

(2) การขนส่งทางรถบรรทุก

การขนส่งสารเคมีและผลิตภัณฑ์ของโรงงานทางรถบรรทุก ใช้เส้นทางหลักในการขนส่ง คือ ทางหลวงหมายเลข 3 ทางหลวงหมายเลข 36 ทางหลวงหมายเลข 3191 และทางหลวงหมายเลข 3392

2.5 กระบวนการผลิต

ปัจจุบันกระบวนการผลิตของโรงงาน ประกอบด้วย 2 กระบวนการผลิตหลัก ได้แก่ กระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี ซึ่งดำเนินการที่โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 โดยทั้งสองสายการผลิตมีกระบวนการผลิตเหมือนกันทุกประการ และกระบวนการผลิตเฮกซีน-1 ซึ่งดำเนินการที่หน่วยเฮกซีน-1 และมีการขยายช่วงการเดินเครื่องผลิตผลิตภัณฑ์เม็ดพลาสติกเอชดีพีดีที่โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 เพื่อรองรับความต้องการของตลาด โดยมีการเปลี่ยนแปลงสถานะการเดินเครื่อง ปริมาณสารตั้งต้นในการผลิต โดยไม่ต้องดัดแปลงหรือติดตั้งอุปกรณ์เพิ่มเติมแต่อย่างใด

(1) กระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี และเอชดีพีอี

เทคโนโลยีการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอีของโรงงาน สายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 เป็นกระบวนการผลิตแบบสถานะก๊าซ (Gas Phase Process) ซึ่งแบ่งกระบวนการผลิตออกเป็น 5 ส่วน ได้แก่ ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น ส่วนทำปฏิกิริยา ส่วนแยกก๊าซ ส่วนนำก๊าซกลับมาใช้ใหม่ และส่วนทำเม็ดพลาสติก โดยมีแผนผังกระบวนการผลิตและดุลมวลของกระบวนการผลิต ดังแสดงในรูปที่ 2.5-1

(2) กระบวนการผลิตเฮกซีน-1

กระบวนการผลิตเฮกซีน-1 เป็นกระบวนการผลิตแบบเฉพาะด้วยปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน (On-purpose Trimerization Process) โดยจะก่อให้เกิดของเสียในปริมาณที่น้อย จะไม่มีน้ำเสียและกากของเสียที่เป็นของแข็งเกิดขึ้นจากกระบวนการผลิต



รูปที่ 2.5-1 ผังกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีฟิอี

 โรงงานแอลแอลดีฟิอี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)

2.5.1 โรงงานแอลแอลดีพีอีและเอชดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

2.5.1.1 ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น

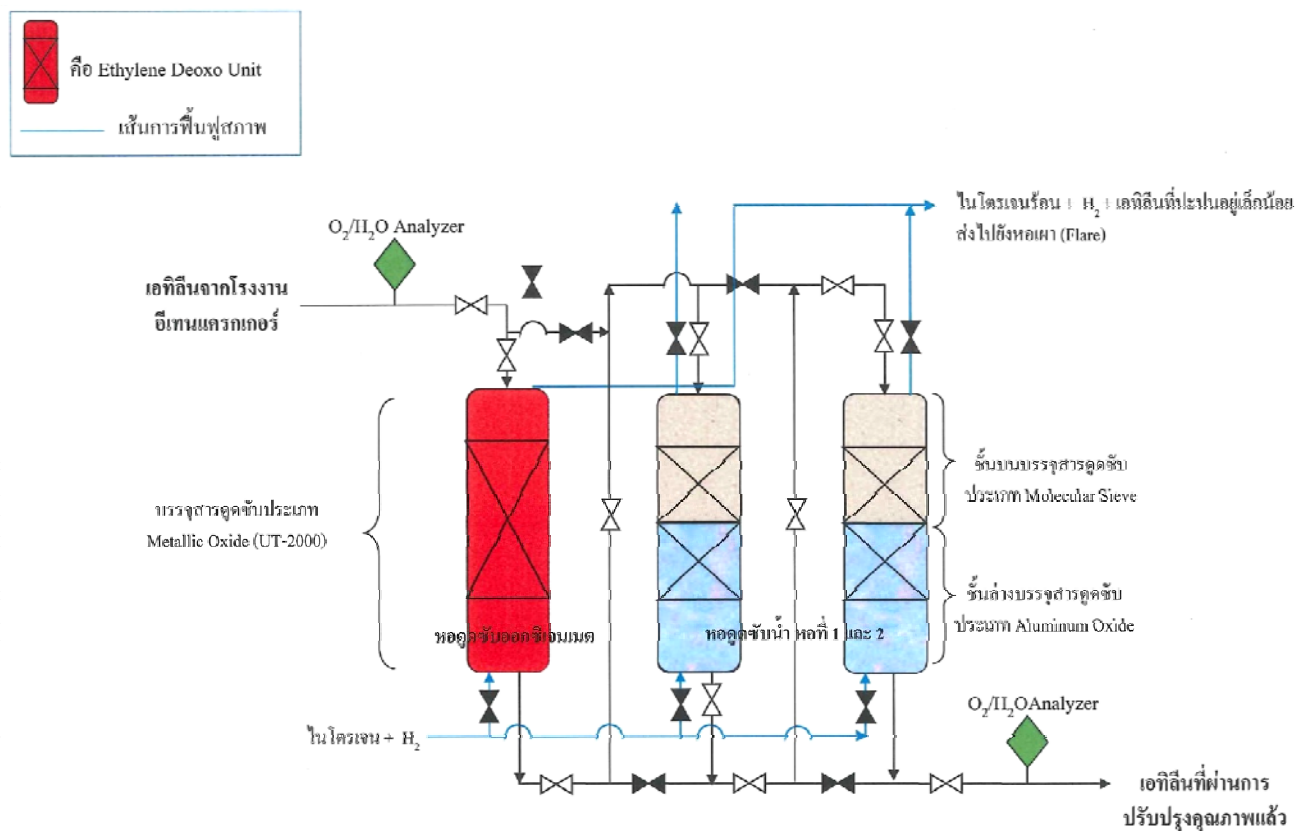
การผลิตในขั้นตอนนี้เป็นกระบวนการกำจัดสารปนเปื้อน เช่น น้ำ ออกซิเจน เป็นต้น ออกจากสารตั้งต้นต่างๆ ได้แก่ สารเอทิลีน สารโมโนเมอร์รวม (บิวทีน-1 และเฮกซีน-1) ก๊าซไนโตรเจน และสารไอโซเพนเทน โดยสารตั้งต้นแต่ละชนิดจะถูกป้อนเข้าสู่หอดูดซับ (หอดูดซับแต่ละชุดแยกกันตามสารตั้งต้นแต่ละชนิด) ซึ่งภายในหอบรรจุสารดูดซับประเภท Molecular Sieve และ Activated alumina เป็นต้น เพื่อทำหน้าที่ดูดซับสารปนเปื้อนออกจากสารตั้งต้นก่อนป้อนเข้าสู่ส่วนทำปฏิกิริยาต่อไป โดยสารดูดซับจะมีอายุการใช้งานประมาณ 2-5 ปี (ขึ้นอยู่กับสภาพหรือลักษณะของสารตั้งต้น)

(1) ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นเอทิลีน

ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นเอทิลีน ประกอบด้วย

- 1) หอดูดซับออกซิเจนเนต (Ethylene Deoxo Unit) จำนวน 1 หอ ซึ่งภายในบรรจุสารดูดซับชนิด Metallic Oxide (UT-2000) เพื่อทำหน้าที่ดูดซับออกซิเจนที่ปะปนอยู่ในสารตั้งต้นเอทิลีน
- 2) หอดูดซับน้ำ (Ethylene Dryer) จำนวน 2 หอ ต่ออนุกรมกัน ซึ่งภายในบรรจุสารดูดซับประเภท Molecular Sieve และ Aluminum Oxide เป็นต้น มีลักษณะการบรรจุ 2 ชั้น โดยชั้นบนบรรจุสารดูดซับประเภท Molecular Sieve สำหรับชั้นล่างบรรจุสารดูดซับประเภท Aluminum Oxide เพื่อทำหน้าที่แยกน้ำ แอลกอฮอล์ สารประกอบคาร์บอนไดซัลไฟด์ และสารประกอบคาร์บอนไดออกไซด์ออกจากเอทิลีน

ขั้นตอนการดำเนินงานของส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นเอทิลีน เริ่มจากเอทิลีนถูกส่งเข้าทางด้านบนของหอดูดซับออกซิเจนเนต และไหลผ่านสารดูดซับชนิด Metallic Oxide (UT-2000) ซึ่งจะดูดซับออกซิเจนที่ปะปนมาให้มีปริมาณเป็นไปตามเกณฑ์กำหนดใช้งาน คือ น้อยกว่าหรือเท่ากับ 1 ส่วนในล้านส่วน จากนั้นเอทิลีนจะถูกส่งต่อไปยังด้านบนของหอดูดซับน้ำ หอที่ 1 และไหลผ่านสารดูดซับประเภท Molecular Sieve และ Aluminum Oxide ซึ่งในการออกแบบหอดูดซับน้ำได้ออกแบบให้ทั้ง 2 หอทำงานแบบ Lead-Lag โดยเมื่อพบว่าปริมาณน้ำมีแนวโน้มเข้าใกล้เกณฑ์กำหนดแสดงว่าหอดูดซับใกล้อิ่มตัว จะทำการคืนสภาพหอดูดซับน้ำหอที่ 1 ที่ใช้งานอยู่ และสลับเอทิลีนไปเข้าสู่หอดูดซับน้ำหอที่ 2 ก่อนส่งเข้าสู่กระบวนการผลิตต่อไป รายละเอียดดังแสดงในรูปที่ 2.5-2



รูปที่ 2.5-2 ผังแสดงลักษณะการทำงานของส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้นเอทิลีน
โรงงานแอลแอลดีพีอี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



สำหรับการคืนสภาพสารดูดซับ แบ่งออกเป็น 2 ส่วน ได้แก่ การฟื้นฟูสภาพสารดูดซับในหอดูดซับออกซิเจนเนต (Ethylene Deoxo Unit) และการฟื้นฟูสภาพสารดูดซับในหอดูดซับน้ำ (Ethylene Dryer) ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

1) การฟื้นฟูสภาพสารดูดซับในหอดูดซับออกซิเจนเนต (Ethylene Deoxo Unit) ทำได้โดยการป้อนก๊าซไนโตรเจนร้อนผสมก๊าซไฮโดรเจนเข้าทางด้านล่างของหอดูดซับออกซิเจนเนตเพื่อคืนสภาพสารดูดซับ จากนั้นก๊าซไนโตรเจน ไฮโดรเจน สารออกซิเจนเนต และเอทิลีนที่ปะปนอยู่จะถูกส่งไปกำจัดยังหอเผา (Flare) ทั้งนี้ ในการฟื้นฟูสภาพสารดูดซับจะใช้ก๊าซไนโตรเจนร้อนประมาณ 4.1 ตันต่อชั่วโมง และก๊าซไฮโดรเจนประมาณ 0.015 ตันต่อชั่วโมง ใช้ระยะเวลาการฟื้นฟูประมาณ 62 ชั่วโมงต่อครั้ง โดยทำการฟื้นฟูสภาพประมาณ 1-2 ครั้งต่อปี และมีการระบายก๊าซมาเผากำจัดที่หอเผาอย่างต่อเนื่อง ในปริมาณสูงสุด 7.0376 ตันต่อชั่วโมง

2) การฟื้นฟูสภาพสารดูดซับในหอดูดซับน้ำ (Ethylene Dryer) จะดำเนินการเฉพาะหอที่ครบระยะเวลาใช้งาน โดยเอทิลีนที่มาจากหอดูดซับออกซิเจนเนตจะถูกป้อนเข้าสู่หอดูดซับน้ำอีกหอแทน และเมื่อหอที่ทำการคืนสภาพเสร็จแล้วจะกลายเป็นหอที่ 2 (กรณีตัวอย่างการคืนสภาพหอดูดซับน้ำหอที่ 1) ที่ใช้เอทิลีนที่ผ่านการแยกน้ำไหลด่วนก่อนเข้าสู่กระบวนการผลิต โดยการคืนสภาพสารดูดซับน้ำทำได้โดยการป้อนก๊าซไนโตรเจนร้อนเข้าทางด้านล่างของหอที่ต้องการคืนสภาพสารดูดซับ จากนั้นก๊าซไนโตรเจน น้ำ และเอทิลีนที่ปะปนอยู่เล็กน้อยจะถูกส่งไปกำจัดยังหอเผา (Flare) ทั้งนี้ ในการฟื้นฟูสภาพสารดูดซับจะใช้ก๊าซไนโตรเจนร้อนประมาณ 4.1 ตันต่อชั่วโมง ใช้ระยะเวลาการฟื้นฟูประมาณ 76 ชั่วโมงต่อครั้ง โดยทำการฟื้นฟูสภาพประมาณ 1-2 ครั้งต่อปี และมีการระบายก๊าซมาเผากำจัดที่หอเผาอย่างต่อเนื่อง ในปริมาณสูงสุด 7.0376 ตันต่อชั่วโมง

(2) ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์รวม (บิวทีน-1)

ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์รวม (บิวทีน-1) มีอยู่ 2 หน่วย โดยหน่วยที่ 1 ใช้สารดูดซับประเภท Molecular Sieve ประกอบด้วย หอดูดซับน้ำ (Co-monomer Dryer) จำนวน 2 หอ (ใช้งาน 1 หอ และสำรอง 1 หอ) สำหรับใช้ในการแยกน้ำออกจากสารโมโนเมอร์รวม (บิวทีน-1) ก่อนจะส่งต่อไปยังหน่วยปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์รวม (บิวทีน-1) หน่วยที่ 2 ที่ใช้สารดูดซับประเภท Activated Alumina ประกอบด้วย หอดูดซับออกซิเจนเนต จำนวน 3 หอ ที่ต่ออนุกรมกัน (ใช้งาน 2 หอ และสำรอง 1 หอ

ซึ่งจะสลับใช้งานในลักษณะของ Lead Lag Operation) เพื่อกำจัดสารปนเปื้อนอื่นที่ปะปนอยู่ ซึ่งมีผลต่อการทำงานของตัวเร่งปฏิกิริยาให้มีปริมาณสารออกซิเจนต่ำกว่า 1 ส่วนในล้านส่วน ดังแสดงในรูปที่ 2.5-3

ภายหลังขยายกำลังการผลิตได้จัดให้มีเครื่องตรวจวัดแบบออนไลน์ (Online Analyzer) ในหอดูดซับน้ำ และหอดูดซับออกซิเจนเนต เพื่อบ่งชี้ประสิทธิภาพในการกำจัดสารปนเปื้อนของสารดูดซับและจุดอิ่มตัวที่ต้องทำการฟื้นฟูสภาพสารดูดซับ (Regeneration) ซึ่งจะดำเนินการครั้งละ 1 หอ และใช้งานหอที่เหลือดังกล่าวข้างต้น จึงไม่ส่งผลให้ต้องมีการหยุดกระบวนการผลิต

(3) ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์ร่วม (เฮกซีน-1)

ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์ร่วม (เฮกซีน-1) มีหน่วยไล่ก๊าซของเฮกซีน-1 (Hexene-1 Degassing Column) จำนวน 1 หน่วย เพื่อทำหน้าที่กลั่นแยกกลุ่มของสารออกซิเจนเนตออกจากเฮกซีน-1 ซึ่งต่ออนุกรมไว้ก่อนหน่วยปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์ร่วม (บิวทีน-1) หน่วยที่ 1 และหน่วยปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์ร่วม (บิวทีน-1) หน่วยที่ 2 ซึ่งหน่วยไล่ก๊าซของเฮกซีน-1 จะใช้เฉพาะการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีชนิดพิเศษเท่านั้น โดยในระหว่างการเดินเครื่องหน่วยนี้อาจมีการระบายก๊าซ (Vent) ซึ่งจะถูกรวบรวมส่งไปเผากำจัดที่หอเผา (Flare) รายละเอียดดังแสดงในรูปที่ 2.5-3

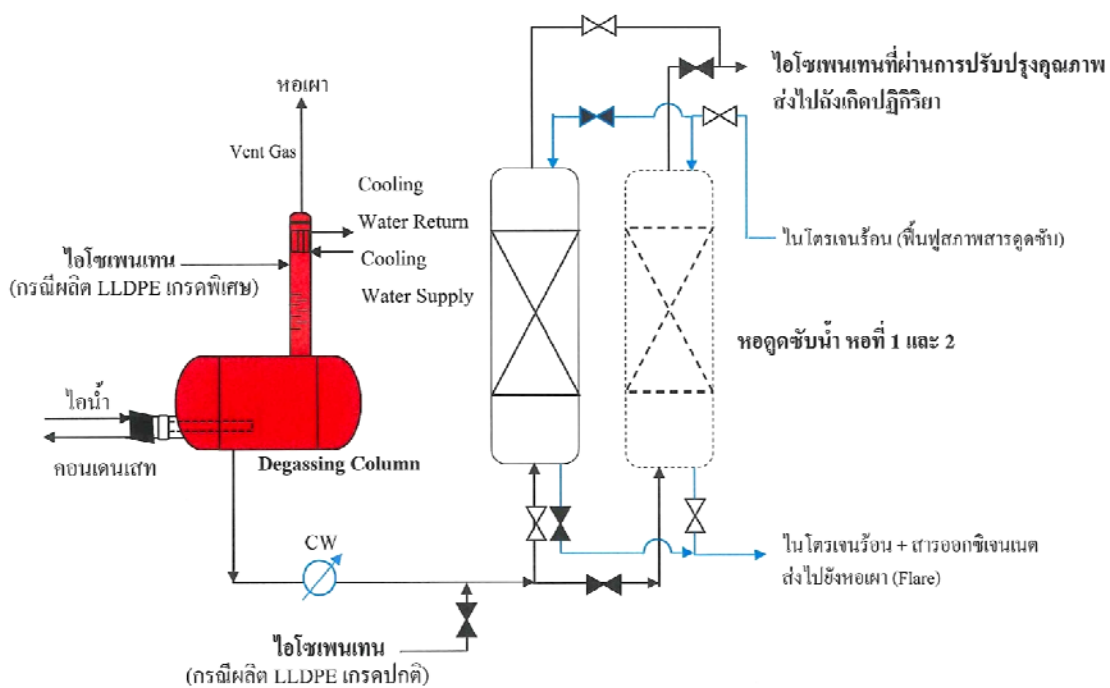
(4) ส่วนปรับปรุงคุณภาพไอโซเพนเทน

ส่วนปรับปรุงคุณภาพไอโซเพนเทน ประกอบด้วย หน่วยไล่ก๊าซของไอโซเพนเทน (Isopentane Degassing Column) 1 หน่วย ซึ่งเป็นหอกลั่นเพื่อทำหน้าที่กลั่นแยกกลุ่มของสารออกซิเจนเนตที่อาจปนเปื้อนซึ่งอาจเกิดจากการขนส่งหรือขนถ่ายออกจากไอโซเพนเทน และหอดูดซับน้ำ จำนวน 2 หอ (ใช้งาน 1 หอ สำรอง 1 หอ) หน้าที่แยกน้ำออกจากไอโซเพนเทนก่อนส่งไปยังถังเกิดปฏิกิริยา โดยภายในหอดูดซับจะบรรจุสารดูดซับประเภท Molecular Sieve ทั้งนี้ ส่วนปรับปรุงคุณภาพไอโซเพนเทนจะใช้เฉพาะในการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีชนิดพิเศษเท่านั้น ในระหว่างการเดินเครื่องอาจมีการระบายของก๊าซซึ่งถูกรวบรวมส่งไปเผากำจัดที่หอเผา โดยหน่วยปรับปรุงคุณภาพไอโซเพนเทนมีระบบน้ำหล่อเย็นที่หน่วยไล่ก๊าซจำนวน 1 ชุด เพื่อใช้ในการควบคุมอุณหภูมิของก๊าซไอโซเพนเทนภายในหอกลั่น รายละเอียดดังแสดงในรูปที่ 2.5-4



รูปที่ 2.5-3 ผังแสดงลักษณะการทำงานของส่วนปรับปรุงคุณภาพสารโมโนเมอร์ร่วม (บิวทีน-1 และเฮกซีน-1)
โรงงานแอลแอลดีพีอี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)





รูปที่ 2.5-4 แผนผังลักษณะการทำงานของส่วนปรับปรุงคุณภาพโพลิโพรเพน
โรงงานแอลแอลดีพีอี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)

ภายหลังขยายกำลังการผลิตให้มีเครื่องตรวจวัดแบบออนไลน์ (Online Analyzer) ในหอดูดซับน้ำและหอดูดซับออกซิเจนเน็ต เพื่อบ่งชี้ประสิทธิภาพในการกำจัดสารปนเปื้อนของสารดูดซับและจุดอิมิตัวที่ต้องทำการฟื้นฟูสภาพสารดูดซับ (Regeneration) ซึ่งดำเนินการครั้งละ 1 หอ และใช้งานหอที่เหลือดังกล่าวข้างต้นจึงไม่ส่งผลให้ต้องมีการหยุดกระบวนการผลิต

2.5.1.2 ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor)

ในปัจจุบันส่วนทำปฏิกิริยาทำหน้าที่เปลี่ยนสารเอทิลีนที่ผ่านการปรับปรุงคุณภาพแล้วให้กลายเป็นสารโพลีเมอร์หรือสารพลาสติกแอลแอลดีพีอี โดยเริ่มจากการนำ Fresh Ethylene มาผสมกับเอทิลีนที่ดึงจากถังเกิดปฏิกิริยา และ Recycle Ethylene จากส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ หลังจากผ่านการลดอุณหภูมิด้วยอุปกรณ์ทำความเย็นป้อนเข้าสู่ถังปฏิกิริยาและทำการป้อนสารเร่งปฏิกิริยา และสารเร่งปฏิกิริยาร่วม ได้แก่ Triethylaluminum และ UT-CA-200 เพื่อช่วยทำให้เกิดปฏิกิริยาที่เหมาะสม จากนั้น ทำการป้อนสารโมโนเมอร์ร่วมและสารไอโซเพนเทนเข้าไปเพื่อควบคุมค่าความหนาแน่นของเม็ดพลาสติก พร้อมทั้งป้อนก๊าซไฮโดรเจนเข้าไปด้วยเพื่อควบคุมดัชนีการไหล (Melt flow index) ของเม็ดพลาสติก สำหรับโพลีเมอร์ที่ได้จากส่วนทำปฏิกิริยาจะอยู่ในรูปอนุภาคหรือของแข็งแขวนลอย ซึ่งปะปนกับก๊าซเอทิลีน ก๊าซโมโนเมอร์ร่วมที่เหลือจากการทำปฏิกิริยาและไอโซเพนเทน เมื่อมีระดับภายในถังเกิดปฏิกิริยาถึงระดับที่กำหนด วาล์วระหว่างถังเกิดปฏิกิริยากับระบบจ่ายโพลีเมอร์จะเปิดออกเพื่อถ่ายโพลีเมอร์ออกมายังระบบจ่ายโพลีเมอร์และเมื่อระดับโพลีเมอร์ภายในถังเกิดปฏิกิริยาลดลงต่ำกว่าระดับที่กำหนด วาล์วดังกล่าวจะปิด จากนั้น Conveying Gas คือ ไนโตรเจนผสมก๊าซส่วนที่ไม่สามารถควบแน่นจากส่วนนำกลับมาใช้ใหม่จะถูกป้อน เข้าไปในระบบจ่ายโพลีเมอร์เพื่อดันโพลีเมอร์ไปเข้าสู่ส่วนแยกก๊าซ (Degassing Unit) ต่อไป

การเปลี่ยนแปลง Gear Box ที่ใช้ในการป้อนสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst) และสารเร่งปฏิกิริยาร่วม (Co-catalyst) เข้าสู่ถังปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) เป็น 18.0 ลิตรต่ออนาที เพื่อให้สามารถรองรับกำลังการผลิตที่เพิ่มขึ้น

2.5.1.3 ส่วนแยกก๊าซ (Degasser)

ส่วนแยกก๊าซเป็นการแยกก๊าซต่างๆ (ก๊าซเอทิลีน ก๊าซโมโนเมอร์ร่วม และสารไอโซเพนเทน) ที่ปะปนมากับผงโพลีเมอร์ โดยเริ่มจากการป้อนสารที่ได้จากส่วนทำปฏิกิริยาเข้าที่ด้านบนของถังไล่ก๊าซ พร้อมทั้งป้อนก๊าซไนโตรเจนเข้าที่ด้านล่างถัง สำหรับก๊าซไนโตรเจนถูกแบ่งออกเป็น 2 ส่วน โดยที่ก๊าซไนโตรเจนส่วนแรกนำไปผสมกับไอน้ำก่อนป้อนเข้าสู่ถังแยกก๊าซ ทั้งนี้ เพื่อหยุดการเกิดปฏิกิริยา (เนื่องจากยังคงมีสารเร่งปฏิกิริยาหลงเหลือในผงโพลีเมอร์) ส่วนก๊าซไนโตรเจนอีกส่วนหนึ่ง (ไม่มีการผสมไอน้ำ) จะถูกป้อนเข้าสู่ถังไล่ก๊าซ เพื่อไล่ก๊าซไฮโดรคาร์บอนที่ปะปนมากับผงโพลีเมอร์ออกด้านบนของถัง โดยก๊าซไนโตรเจนผสมสารประกอบไฮโดรคาร์บอนจะถูกส่งต่อไปยังส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ (Vent recovery unit) เพื่อควบแน่นก๊าซไฮโดรคาร์บอนและนำกลับมาผลิตใหม่ สำหรับผงโพลีเมอร์ที่ผ่านการแยกก๊าซออกแล้วจะถูกส่งไปส่วนทำเม็ดพลาสติกต่อไป

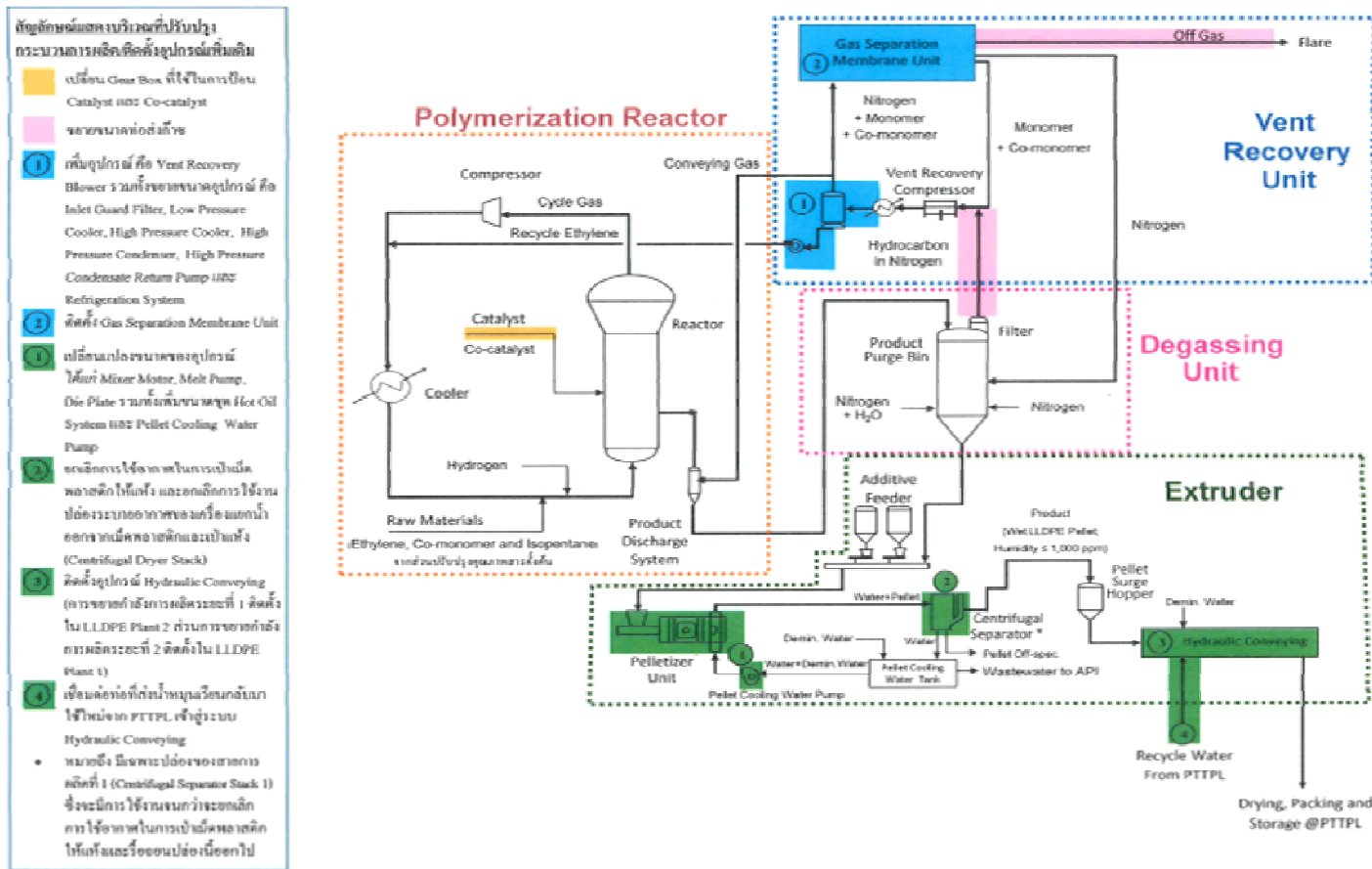
2.5.1.4 ส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ (Vent Recovery Unit)

ส่วนนำกลับมาใช้ใหม่มีจุดประสงค์เพื่อควบแน่นก๊าซเอทิลีน ก๊าซโมโนเมอร์ร่วม และสารไอโซเพนเทนที่ได้จากส่วนแยกก๊าซออกจากก๊าซไนโตรเจน โดยเริ่มจากการนำก๊าซที่มาจากส่วนแยกก๊าซมาผ่านจุดกรองเพื่อดักผงพลาสติกที่อาจปะปนมา ก่อนถูกเพิ่มความดันด้วยอุปกรณ์เพิ่มความดัน และนำไปลดอุณหภูมิด้วยเครื่องควบแน่น ซึ่งก๊าซเอทิลีน ก๊าซโมโนเมอร์ร่วม และสารไอโซเพนเทนจะควบแน่นแยกเป็นของเหลว (เรียกว่า Recycled Ethylene) และไปรวมกับ Cycle Gas ที่ดึงออกจากถังเกิดปฏิกิริยาก่อนจะแลกเปลี่ยนความร้อนกับอุปกรณ์ทำความเย็นเพื่อลดอุณหภูมิก่อนป้อนกลับเข้าสู่ถังเกิดปฏิกิริยาพร้อม Fresh Ethylene สำหรับก๊าซส่วนที่ไม่สามารถควบแน่นส่วนหนึ่งจะถูกส่งกลับสู่ส่วนปฏิกิริยาเพื่อใช้เป็น Conveying Gas ในการขนส่งโพลีเมอร์จากส่วนปฏิกิริยาไปยังส่วนแยกก๊าซ เพื่อลดปริมาณการใช้ก๊าซไนโตรเจนโดยรวมในกระบวนการผลิต ส่วนก๊าซที่เหลือจะถูกส่งไปกำจัดโดยการเผาที่หอเผา ภายหลังขยายกำลังการผลิตระยะที่ 2 มีการปรับปรุงกระบวนการผลิตโดยติดตั้งอุปกรณ์เพิ่มเติมและขยายขนาดอุปกรณ์เพื่อรองรับอัตราการผลิตของโรงงานแอลแอลดีพีอีทั้งสองสายการผลิต

2.5.1.5 ส่วนทำเม็ดพลาสติก (Extruder)

อุปกรณ์หลักในขั้นตอนนี้ประกอบด้วย เครื่องตัดเม็ด (Pelletizing Unit) เครื่องแยกน้ำออกจากเม็ดพลาสติก (Centrifugal Dryer) และ Pellet Surge Hopper รวมเรียกว่า Pelleting System เริ่มจากการผสมและหลอมส่วนผสมระหว่างผงโพลีเมอร์กับสารเติมแต่งด้วยเครื่องตัดเม็ด ก่อนอัดรีดแผ่นแม่พิมพ์ให้มีลักษณะเป็นเส้น ต่อจากนั้นเส้นพลาสติกข้างต้นจะถูกตัดให้เป็นเม็ดด้วยใบมีดที่หมุนด้วยความเร็วสูง โดยการตัดให้เป็นเม็ดจะถูกทำภายในน้ำและในระบบปิด จึงไม่มีไอระเหยออกมา ทั้งนี้ มีจุดประสงค์เพื่อใช้น้ำควบคุมอุณหภูมิของเม็ดพลาสติก พร้อมทั้งใช้เป็นสารตัวกลางเพื่อลำเลียงเม็ดพลาสติกผ่านเข้าสู่เครื่องแยกน้ำออกจากเม็ดพลาสติก ซึ่งในเครื่องแยกน้ำจะมีการเป่าอากาศผ่านเม็ดพลาสติก (โดยไม่มีการใช้ความร้อน) ทำให้เม็ดพลาสติกแห้ง แล้วผ่านตะแกรงเพื่อคัดแยกเม็ดพลาสติกที่ขนาดไม่ได้ตามกำหนด ออกจำหน่ายเป็นผลิตภัณฑ์ก่อนลำเลียงไปยัง Pellet Surge Hopper ก่อนส่งไปยังไซโลของบริษัท จีซี โลจิสติกส์ โซลูชันส์ จำกัด เพื่อรอบรรจุเตรียมส่งจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป สำหรับน้ำที่ถูกแยกออกจากเครื่องแยกน้ำจะถูกนำไปลดอุณหภูมิด้วยน้ำหล่อเย็น และผ่านตะแกรงละเอียดเพื่อคัดเศษพลาสติกขนาดเล็กที่อาจปะปนมา โดยจะรวมรวบและจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป อย่างไรก็ตาม เพื่อเป็นการควบคุมและดูแลรักษาคุณภาพน้ำให้มีความเหมาะสมจึงต้องมีการระบายบางส่วนทิ้ง โดยจะรวบรวมน้ำทิ้งเข้าสู่บ่อ API ของแต่ละสายการผลิตแล้วตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online ก่อนส่งต่อไปยังบ่อพักน้ำทิ้งของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ที่กำหนดจะส่งไปบำบัดยังต้นทางของระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ ดังนั้นจึงต้องเติมน้ำปราศจากแร่ธาตุเข้าสู่เครื่องทำเม็ด มีการปรับปรุงกระบวนการผลิตโดยติดตั้งอุปกรณ์เพิ่มเติมและขยายขนาดอุปกรณ์ เพื่อรองรับอัตราการผลิตของโรงงานแอลแอลดีพีอีทั้งสองสายการผลิต

ผังแสดงลักษณะการทำงานของส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ส่วนแยกก๊าซ (Degasser) ส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ (Vent Recovery Unit) และส่วนทำพลาสติก (Extruder) ดังแสดงในรูปที่ 2.5-5



รูปที่ 2.5-5 แผนผังลักษณะการทำงานของส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) ส่วนแยกก๊าซ (Degasser) ส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ (Vent Recovery Unit) และส่วนทำพลาสติก (Extruder) โรงงานแอลแอลดีพี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



2.5.2 หน่วยการผลิตเฮกซีน-1

หน่วยการผลิตเฮกซีน-1 แบ่งออกเป็น 3 ส่วนหลัก คือ ส่วนเตรียมสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst Preparation Unit) ส่วนเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน (Ethylene Trimerization Reaction Unit) และหน่วยปรับสภาพ (Purification Unit) โดยมีแผนผังกระบวนการผลิตเฮกซีน-1 ดังแสดงในรูปที่ 2.5-6 ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

2.5.2.1 ส่วนเตรียมสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst Preparation Unit)

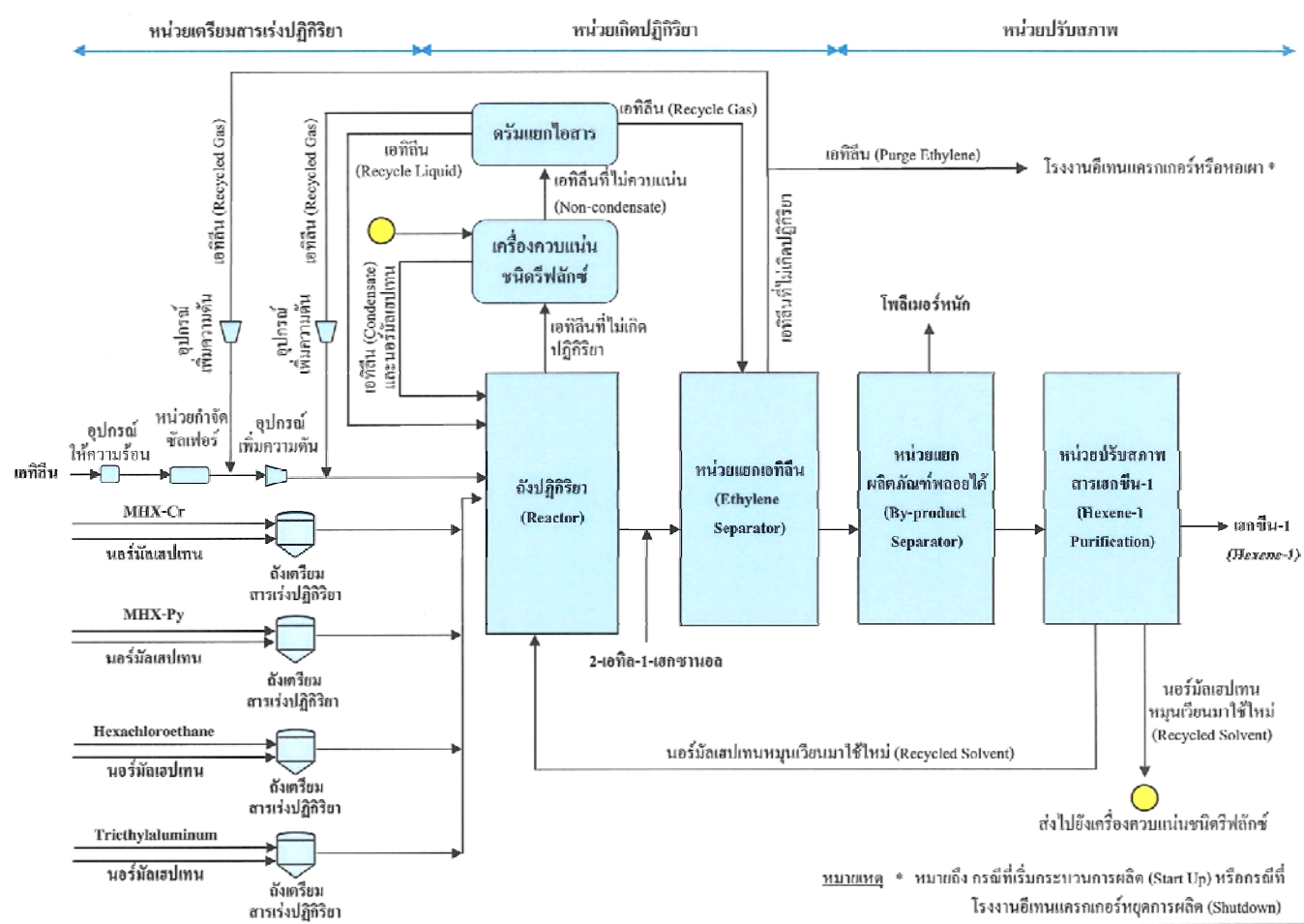
การเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน (Trimerization Reaction) ในกระบวนการผลิตเฮกซีน-1 จะใช้สารเร่งปฏิกิริยา 4 ชนิด คือ MHX-Cr, MHX-Py, Hexachloroethane และ Triethylaluminum โดยสารเร่งปฏิกิริยาแต่ละชนิดจะถูกผสมเข้ากับตัวทำละลาย คือ นอร์มัลเฮปเทน ในถังเตรียมแต่ละใบที่มีการกวน จากนั้นจะถูกส่งเข้าไปยังถังปฏิกิริยาเพื่อเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน

2.5.2.2 ส่วนเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน (Ethylene Trimerization Reaction Unit)

ส่วนเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน ประกอบด้วย ถังปฏิกิริยา (Reactor) หน่วยแยกเอทิลีน (Ethylene Separator) และหน่วยปรับสภาพ (Purification Unit) ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

(1) ถังปฏิกิริยา (Reactor)

ก๊าซเอทิลีนซึ่งเป็นวัตถุดิบหลักในการเกิดปฏิกิริยา จะถูกนำมาเพิ่มอุณหภูมิด้วยอุปกรณ์ให้ความร้อน แล้วผ่านหน่วยกำจัดซัลเฟอร์ จากนั้นเอทิลีนซึ่งเป็นวัตถุดิบหลักและที่หมุนเวียนกลับเข้าไปใช้ใหม่ในการเกิดปฏิกิริยาจากถังแยกไอสาร จะถูกอัดด้วยอุปกรณ์เพิ่มความดันเพื่อป้อนเข้าไปยังถังปฏิกิริยา โดยที่เอทิลีนจะถูกละลายด้วยตัวทำละลายนอร์มัลเฮปเทนและเกิดปฏิกิริยาไตรเมอร์ไรเซชัน ที่อุณหภูมิ 140 องศาเซลเซียส และความดัน 70 กิโลกรัม/ตารางเซนติเมตร-เกจ ซึ่งเป็นสภาวะที่ทำให้ได้ผลิตภัณฑ์เฮกซีน-1 มากที่สุด สำหรับความร้อนที่เกิดขึ้นในถังปฏิกิริยาจะถูกระบายออกเพื่อควบคุมอุณหภูมิในถังให้คงที่ โดยการระบายก๊าซออกทางด้านบนของถัง ก๊าซที่ระบายออกจะถูกส่งไปยังเครื่องควบแน่นชนิดรีฟลักซ์ เพื่อควบแน่นให้เป็นของเหลวกลับเข้าไปในถังปฏิกิริยาพร้อมกับตัวทำละลายที่หมุนเวียนมาใช้ใหม่ ส่วนที่ไม่เกิดการควบแน่นจะถูกส่งต่อไปยังถังแยกไอสารเพื่อแยกส่วนที่เป็นของเหลวและส่วนที่เป็นก๊าซออกจากกัน โดยส่วนที่เป็นของเหลวจะถูกส่งกลับเข้าไปในถังปฏิกิริยา และส่วนที่เป็นก๊าซที่มีเอทิลีนเป็นองค์ประกอบ จะถูกอัดด้วยอุปกรณ์เพิ่มความดันแล้วถูกส่งกลับเข้าไปใช้ใหม่ในถังปฏิกิริยา และอีกส่วนจะถูกส่งไปยังถังแยกเอทิลีนในหน่วยแยกเอทิลีนต่อไป



รูปที่ 2.5-6 ผังกระบวนการผลิตเฮกซีน-1
โรงงานแอลแอลดีพีอี บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



ของเหลวจากถังปฏิริยาที่ถูกเติมสารยับยั้งการเกิดปฏิกิริยาแล้ว และเอทิลีนจากถังแยกไอสารจะถูกส่งมายังถังแยกเอทิลีนในหน่วยแยกเอทิลีนเพื่อแยกเอทิลีนที่ไม่เกิดปฏิกิริยาออก โดยที่องค์ประกอบที่มีจุดเดือดต่ำในของเหลวนี้จะระเหยเป็นไอและถูกแยกออก ส่วนหนึ่งของไอนี้จะถูกส่งกลับไปใช้ใหม่ในถังปฏิริยา และบางส่วนจะถูกส่งกลับไปยังโรงงานอีเทนแครกเกอร์หรือหอเผา โดยจะส่งไปเผาทำลายยังหอเผาในกรณีที่เริ่มกระบวนการผลิตและกรณีที่โรงงานอีเทนแครกเกอร์หยุดการผลิต เพื่อป้องกันการสะสมของมีเทนและอีเทนในถังปฏิริยา

ในการเปลี่ยนแปลงรายละเอียดครั้งที่ 7 จะมีการติดตั้งหน่วยแลกเปลี่ยนความร้อนสำรองของ Hexene-1 Reactor (R-200) ซึ่งประกอบด้วย Spared R-200 Reflux Condenser และ Spared E-202 Mist Separator Drum เพื่อเพิ่ม Reliability เท่านั้น

(2) หน่วยแยกเอทิลีน (Ethylene Separator)

ของเหลวจากถังปฏิริยาที่ถูกเติมสารยับยั้งการเกิดปฏิกิริยาแล้ว และเอทิลีนจากถังแยกไอสารจะถูกส่งมายังถังแยกเอทิลีนในหน่วยแยกเอทิลีนเพื่อแยกเอทิลีนที่ไม่เกิดปฏิกิริยาออก โดยที่องค์ประกอบที่มีจุดเดือดต่ำในของเหลวนี้จะระเหยเป็นไอและถูกแยกออก (ประกอบด้วย เอทิลีนที่ไม่เกิดปฏิกิริยา มีเทน และอีเทน) ส่วนหนึ่งของไอนี้จะถูกส่งกลับไปใช้ใหม่ในถังปฏิริยา และบางส่วนจะถูกส่งกลับไปยังโรงงานอีเทนแครกเกอร์หรือหอเผา ในส่วนของของเหลวจากถังแยกเอทิลีนจะถูกส่งต่อไปยังหอแยกเอทิลีนเพื่อแยกเอทิลีนที่ไม่เกิดปฏิกิริยาออกไปอีกครั้งจนสมบูรณ์ แล้วส่งไปยังหน่วยแยกผลิตภัณฑ์พลอยได้ (By-product separator) ของหน่วยปรับสภาพต่อไป

(3) หน่วยปรับสภาพ (Purification Unit)

- หน่วยแยกผลิตภัณฑ์พลอยได้ (By-product Separator) : ส่วนของของเหลวที่ถูกแยกเอทิลีนที่ไม่เกิดปฏิกิริยาออกไปจนสมบูรณ์จากหอแยกเอทิลีนจะถูกส่งต่อไปยังหอแยกโพลีเมอร์หนักในหน่วยแยกผลิตภัณฑ์พลอยได้ เพื่อแยกผลิตภัณฑ์พลอยได้ที่เป็นโพลีเมอร์หนักที่มีสารเร่งปฏิกิริยาออกจากผลิตภัณฑ์เฮกซีน-1 โดยโพลีเมอร์หนักจะถูกส่งไปเก็บยังถังเก็บเพื่อรอการจำหน่ายให้กับลูกค้าหรือส่งกำจัดภายนอก สำหรับผลิตภัณฑ์เฮกซีน-1 ที่ได้จะถูกส่งต่อไปยังหน่วยปรับสภาพสารเฮกซีน-1

- หน่วยปรับสภาพสารเฮกซีน-1 (Hexene-1 Purification Unit) : ผลิตภัณฑ์เฮกซีน-1 ที่ได้จากหอแยกโพลีเมอร์หนักจะถูกส่งต่อไปยังหอแยกผลิตภัณฑ์ในหน่วยปรับสภาพสารเฮกซีน-1 เพื่อแยกออกจากเฮกซีน-1 แล้วส่งตัวทำละลายกลับไปยังถังปฏิกิริยา (Reactor) และเครื่องควบแน่น เพื่อหมุนเวียนตัวทำละลายกลับไปในกระบวนการผลิตใหม่ จากนั้นเฮกซีน-1 จะถูกส่งไปยังถังเก็บ T-301A และ T-301B เพื่อตรวจสอบคุณภาพก่อนส่งไปยังถังเก็บเฮกซีน-1 ของโรงงาน เพื่อรอการนำไปใช้ในกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีต่อไป แต่หากผลวิเคราะห์คุณภาพไม่ผ่านจะส่งไปยังถังเก็บ T-302 เพื่อรอการนำกลับไปผลิตใหม่ในกระบวนการผลิตเฮกซีน-1

2.5.3 หน่วยผลิตนําร่องฯ

กระบวนการผลิตของหน่วยผลิตนําร่องฯ ทั้ง 2 หน่วย ได้แก่ หน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน และหน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา มีรายละเอียดดังนี้

(1) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

เทคโนโลยีการผลิตผงพลาสติกโพลีเอทิลีนของหน่วยผลิตนําร่องฯ นี้ เป็นกระบวนการผลิตแบบสถานะก๊าซ (Gas Phase Process) ซึ่งแบ่งกระบวนการผลิตออกเป็น 3 ส่วน ได้แก่ ส่วนเตรียมและป้อนสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst preparation and feeding unit) ส่วนทำปฏิกิริยา (Polymerization Reactor) และส่วนแยกก๊าซและผลิตภัณฑ์ (Degassing unit)

(2) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

เทคโนโลยีการผลิตตัวเร่งปฏิกิริยาของหน่วยนําร่องฯ นี้ เป็นกระบวนการผลิตแบบ 2 สถานะ คือ ของแข็งและของเหลว และเป็นแบบ 2 วัฏภาค คือ ของเหลวแบบมีขี้ผึ้งและแบบไม่มีขี้ผึ้ง โดยใช้เทคนิคการตกตะกอนร่วม (Co-precipitation) เทคนิคการซึมซาบ (Impregnation) และเทคนิคการปล่อยแยกตะกอน (Decantation) แบ่งกระบวนการผลิตออกเป็น 5 ส่วน ดังนี้

- 1) ส่วนกำจัดความชื้นจากสารตั้งต้น (Solvent Purifier Column)
- 2) ส่วนละลายตัวรองรับสารเร่งปฏิกิริยา (Catalyst Support Dissolution Unit)
- 3) ส่วนทำปฏิกิริยาและล้างสารปนเปื้อน (Reaction and Washing unit)
- 4) ระบบบำบัดแก๊สเสียจากปฏิกิริยา (Gas Scrubber)
- 5) ส่วนบำบัดของเหลวเสียจากปฏิกิริยา (Deactivation unit)

2.6 ระบบสนับสนุนและระบบสาธารณูปโภค

2.6.1 น้ำใช้

การใช้น้ำในช่วงดำเนินการของโครงการแบ่งเป็น 2 ส่วน ได้แก่ การใช้น้ำในโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และการใช้ในหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ดังแสดงในรูปที่ 2.6-1 และตารางที่ 2.6-1 ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2

1) น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา)

โรงงานแอลแอลดีพีอีรับน้ำประปามาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ ในรูปน้ำใส ก่อนนำมาปรับปรุงคุณภาพเป็นน้ำประปาในหน่วยปรับปรุงคุณภาพน้ำด้วยแสงอัลตราไวโอเล็ต เพื่อใช้เป็นน้ำใช้สำหรับพนักงาน มีปริมาณการใช้ประมาณ 6.6 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน ซึ่งมีกำลังการผลิต 13.5 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน ส่วนการผลิตเอชดีพีอีไม่มีการเปลี่ยนแปลงปริมาณการใช้น้ำประปาแต่อย่างใด

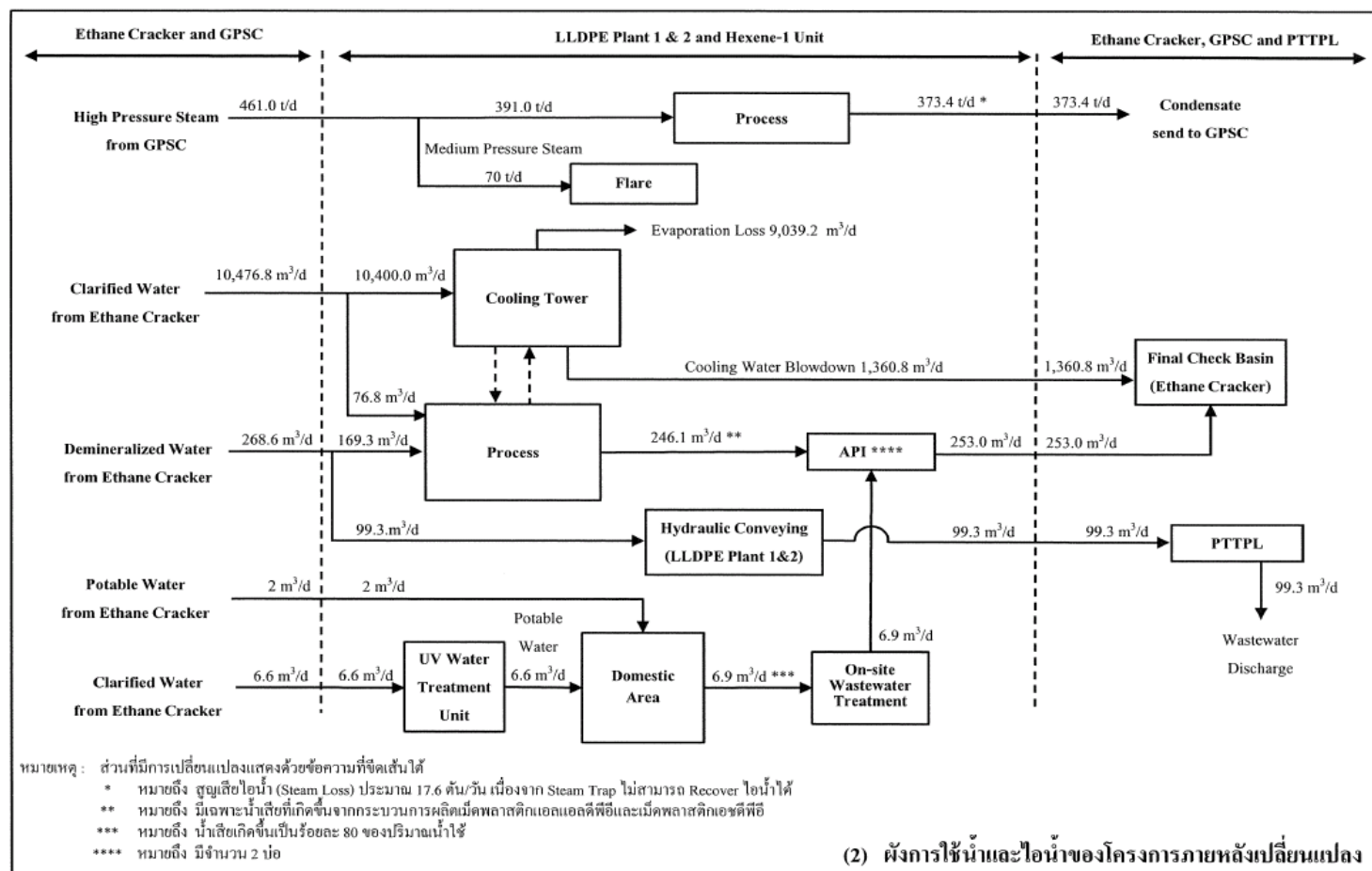
2) น้ำใช้ในกระบวนการผลิต (น้ำปราศจากแร่ธาตุ)

โรงงานแอลแอลดีพีอีรับน้ำปราศจากแร่ธาตุมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ มีปริมาณการใช้ประมาณ 274.7 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน โดยแบ่งเป็น 2 ส่วน ได้แก่ น้ำใช้ในการตัดเม็ดพลาสติก ประมาณ 175.4 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน และน้ำใช้ชดเชยในอุปกรณ์การขนส่งเม็ดพลาสติกโดยใช้น้ำ (Hydraulic Conveying) ประมาณ 99.3 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน ส่วนการผลิตเอชดีพีอี มีปริมาณน้ำใช้ในการตัดเม็ดพลาสติก ประมาณ 169.3 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน

3) น้ำใช้สำหรับระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต (น้ำใส)

โรงงานแอลแอลดีพีอีรับน้ำใสมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์โดยนำมาใช้ในส่วนต่างๆ ดังนี้

- ใช้เป็นน้ำชดเชยระบบหล่อเย็น มีปริมาณการใช้รวม 9,980 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน การผลิตเอชดีพีอีมีปริมาณการใช้รวม 9,478 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน
- ใช้เป็นน้ำใช้ในการทำความสะอาดปั๊ม มีปริมาณการใช้ 76.8 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน การผลิตเอชดีพีอีมีปริมาณการใช้น้ำยังคงเท่าเดิม



รูปที่ 2.6-1

ผังการใช้น้ำและไอน้ำของโรงงานแอลแอลดีพีอี
ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



ตารางที่ 2.6-1 ระบบสนับสนุนและระบบสาธารณูปโภค
ของโรงงานแอลแอลดีพีอี

ประเภทระบบสนับสนุน และระบบสาธารณูปโภค	หน่วย	ปริมาณการใช้ โดยประมาณ		แหล่งที่มา
		ทางเลือกที่	ทางเลือกที่	
		1	2	
โรงงานแอลแอลดีพีอี				
1. น้ำใช้				
1.1 น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา)	ลบ.ม./วัน	6.6	6.6	รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
1.2 น้ำใช้ในกระบวนการผลิต (น้ำปราศจากแร่ธาตุ)	ลบ.ม./วัน	274.7	268.3	รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
1.3 น้ำใช้สำหรับระบบสนับสนุน กระบวนการผลิต (น้ำใส)	ลบ.ม./วัน	10,063.4	9,561.4	รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
2. ระบบไอน้ำ				
2.1 ไอน้ำความดันสูง	ตัน/วัน	182.4	150	รับมาจากบริษัท โกลบอลเพาเวอร์ ซินเนอจี จำกัด มหาชน (GPSC)
2.2 ไอน้ำความดันปานกลาง	ตัน/วัน	70	70	นำไอน้ำความดันสูงมาลดความดัน ให้เป็นไอน้ำความดันปานกลาง
3. ระบบไนโตรเจน	ลบ.ม./ชม.	5,600	5,600	รับมาจากบริษัท มาบตาพุด อินดัสเตรียลแก๊ส จำกัด (MIGP)
4. ระบบไฟฟ้า	เมกะวัตต์	40	40	รับจากผู้จำหน่ายเอกชนภายในพื้นที่
หน่วยผลิตเอทิลีน-1				
1. น้ำใช้				
1.1 น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา)	ลบ.ม./วัน	2	2	รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
1.2 น้ำใช้สำหรับระบบสนับสนุน กระบวนการผลิต (น้ำใส)	ลบ.ม./วัน	922	922	รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
2. ระบบไอน้ำ				
2.1 ไอน้ำความดันสูง	ตัน/วัน	241	241	รับมาจากบริษัท โกลบอลเพาเวอร์ ซินเนอจี จำกัด (มหาชน) (GPSC)
3. ระบบไนโตรเจน	ลบ.ม./ชม.	120	120	รับมาจากบริษัท มาบตาพุดอินดัส เตรียลแก๊ส จำกัด (MIGP)
4. ระบบไฟฟ้า	เมกะวัตต์	2.2	2.2	รับจากผู้จำหน่ายเอกชนภายในพื้นที่

ตารางที่ 2.6-1 (ต่อ)

ประเภทระบบสนับสนุน และระบบสาธารณูปโภค	หน่วย	ปริมาณการใช้ โดยประมาณ		แหล่งที่มา
		ทางเลือกที่	ทางเลือกที่	
		1	2	
หน่วยผลิตน้ำร้อน				
1. น้ำใช้				
1.1 น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา)	ลบ.ม./วัน	0.6		รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
1.2 น้ำหล่อเย็น	ลบ.ม./วัน	11		รับมาจากหน่วย Water chiller unit
1.3 น้ำใช้ในกระบวนการผลิต (น้ำประปา) ในส่วนบำบัด แก๊สเสียจากปฏิกิริยาและ บำบัดของเหลวเสียจาก ปฏิกิริยา	ลบ.ม./ปี	1,616		รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
1.4 น้ำใช้จากการล้างอุปกรณ์ ในช่วงหยุดดำเนินการผลิต เพื่อซ่อมบำรุง	ลบ.ม./ ครั้ง/ปี	2-5		รับมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์
2. ระบบไอน้ำ				
2.1 ไอน้ำความดันต่ำ	ตัน/วัน	0.3		รับมาจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2
3. ระบบไนโตรเจน	ลบ.ม./ชม.	120		รับมาจากบริษัท มาบตาพุด อินดัสเตรียลแก๊ส จำกัด (MIGP)
4. ระบบไฟฟ้า	เมกะวัตต์	0.36		รับจากผู้จำหน่ายเอกชนภายในพื้นที่

- ใช้ผลิตน้ำประปา จะมีการใช้น้ำใสประมาณ 6.6 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน
การผลิตเอซีดีพีอีมีปริมาณการใช้น้ำยังคงเท่าเดิม

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1

1) น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา)

หน่วยผลิตเฮกซีน-1 จะรับน้ำประปามาจากถังเก็บน้ำประปาของโรงงานอีเทนแครกเกอร์
เพื่อใช้เป็นน้ำใช้สำหรับพนักงาน มีปริมาณการใช้น้ำประมาณ 2 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน

2) น้ำใช้สำหรับระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต

หน่วยผลิตเฮกซีน-1 จะรับน้ำใสมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ เพื่อใช้เป็นน้ำ
ชุดเซยระบบหล่อเย็น โดยมีความต้องการใช้ประมาณ 922 ลูกบาศก์เมตรต่อวัน

(3) หน่วยผลิตนาร์องฯ

การใช้น้ำในช่วงดำเนินการของโครงการแบ่งเป็น 2 ส่วน ได้แก่ การใช้น้ำในหน่วยผลิต
นาร์องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน และหน่วยผลิตนาร์องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์
ตัวเร่งปฏิกิริยา ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

1) น้ำใช้สำหรับพนักงาน (น้ำประปา) ไม่มีการใช้ในหน่วยผลิตนาร์องฯ โพลีเอทิลีน

แต่นำมาใช้ในส่วน Eye washer

2) น้ำใช้ในอาคารสำนักงานของโครงการ ปริมาณ 0.42 ลูกบาศก์เมตร/วัน (น้ำใช้

จากพนักงานคำนวณจากอัตราการใช้น้ำ 70 ลิตร/คน/วัน พนักงานรวมจากทั้ง 2 หน่วยผลิตนาร์องฯ
จำนวน 6 คน)

3) น้ำใช้ในกระบวนการผลิต (น้ำประปา) ใช้ในส่วนของระบบบำบัดแก๊สเสียจาก

ปฏิกิริยา (Gas Scrubber) ของหน่วยผลิตนาร์องฯ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา โดยปริมาณการใช้น้ำประปา 1,259.3
ลูกบาศก์เมตรต่อปี และใช้ในระบบบำบัดของเหลวเสียจากปฏิกิริยา (Deactivation unit) มีปริมาณการใช้น้ำ
น้ำประปา 356.5 ลูกบาศก์เมตร/ปี โดยทั้งสองส่วนจะมีปริมาณการใช้น้ำ ประปา รวม 1,616 ลูกบาศก์เมตร
ต่อปี

4) น้ำหล่อเย็น (Chilled Water) ใช้สำหรับหล่อเย็นระบบทำความร้อน/เย็น

ในระบบควบแน่นเอทานอลและเฮปเทน ระบบเกียร์มอเตอร์มีปริมาณการใช้ 10 ลูกบาศก์เมตรต่อปี

5) **น้ำในส่วนอื่นๆ** ได้แก่ การใช้ในการล้างพื้นในช่วงหยุดเดินเครื่องจักรในปริมาณ 2-5 ลูกบาศก์เมตร/ครั้ง/ปี

2.6.2 ระบบไอน้ำ (Steam system)

การใช้ไอน้ำในช่วงดำเนินการ แบ่งออกเป็น การใช้ไอน้ำของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ดังแสดงในรูปที่ 2.6-1 และตารางที่ 2.6-1 โดยรับมาจากบริษัท โกลบอล เพาเวอร์ ซินเนอร์ยี จำกัด (มหาชน)

ระบบหน่วยผลิตนําร่องฯ โดยไอน้ำความดันต่ำ (Low Pressure Steam; LP) จะถูกลำเลียงด้วยระบบท่อจากโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อมาใช้ในการส่วนของหน่วยผลิตนําร่องฯ โพลีเอทิลีน เท่านั้น มีปริมาณความต้องการใช้ประมาณ 300 กิโลกรัมต่อวัน

2.6.3 ระบบไนโตรเจน (Nitrogen system)

การใช้ไนโตรเจนในช่วงดำเนินการ แบ่งเป็น การใช้ในส่วนของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 โดยรับก๊าซไนโตรเจนมาจาก บริษัท มาบตาพุด อินดัสตรีแก๊ส จำกัด ลำเลียงผ่านระบบท่อเข้าสู่พื้นที่โรงงาน โดยในส่วนของโรงงานแอลแอลดีพีอีนำไปใช้ในการทำปฏิกิริยาการแยกก๊าซ และการฟื้นฟูสภาพหอดูดซับต่างๆ มีปริมาณการใช้สูงสุดประมาณ 5,600 ลูกบาศก์เมตรต่อชั่วโมง ส่วนหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มีความต้องการใช้ประมาณ 120 ลูกบาศก์เมตรต่อชั่วโมง สำหรับการควบคุมอุปกรณ์ รายละเอียดดังแสดงในตารางที่ 2.6-1

หน่วยผลิตนําร่องฯ สรุปรายละเอียดดังนี้

(1) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

การใช้ไนโตรเจนสำหรับโครงการวิจัยฯ แบ่งเป็น 2 ประเภทคือ ก๊าซไนโตรเจนแรงดันต่ำ ผ่านการปรับปรุงคุณภาพ และก๊าซไนโตรเจนแรงดันสูงผ่านการปรับปรุงคุณภาพ โดยก๊าซไนโตรเจนทั้งสองประเภทนี้จะรับมาจากโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 และจะถูกลำเลียงผ่านระบบท่อมาใช้งานทั้งในส่วน of หน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน มีความต้องการใช้ประมาณ 28 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง

(2) หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

การใช้ไนโตรเจนสำหรับหน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา แบ่งเป็น 2 ประเภท คือ ก๊าซไนโตรเจนแรงดันต่ำ (5-6 บาร์เกจ) ผ่านการปรับปรุงคุณภาพและก๊าซไนโตรเจนแรงดันสูงผ่านการปรับปรุงคุณภาพ โดยก๊าซไนโตรเจนทั้งสองประเภทนี้จะรับมาจากโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 และจะถูกลำเลียงผ่านระบบท่อมาใช้งานในหน่วยผลิตนําร่องฯ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา โดยมีความต้องการใช้ประมาณ 1,192 ลูกบาศก์เมตรต่อครั้งการผลิต และต้องการใช้สูงสุดประมาณ 7,192.2 ลูกบาศก์เมตร

2.6.4 ระบบอากาศที่ใช้ในอุปกรณ์การผลิต

โรงงานรับอากาศที่ใช้ในอุปกรณ์การผลิต (Instrument Air) มาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ มีปริมาณการใช้ประมาณ 1,890 ลูกบาศก์เมตรต่อชั่วโมง ส่วนผลิตเฮกซีน-1 มีการใช้ประมาณ 136 ลูกบาศก์เมตรต่อชั่วโมง

2.6.5 ไฟฟ้า

การใช้ไฟฟ้าในโรงงานแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 โดยก่อนขยายกำลังการผลิตรับกระแสไฟฟ้าจากหม้อแปลงหลักของบริษัทฯ (ซึ่งใช้ร่วมกับโรงงานอีเทนแครกเกอร์ และโรงงานแอลแอลดีพีอี) หม้อแปลงดังกล่าวจะรับกระแสไฟฟ้ามาจากผู้จำหน่ายเอกชนภายในพื้นที่ เช่น โรงไฟฟ้า GPSC CUP-1 ของบริษัท โกลบอล เพาเวอร์ ซินเนอร์ยี จำกัด (มหาชน) (GPSC) ซึ่งกำลังการผลิตไฟฟ้า 266 เมกะวัตต์ เป็นต้น มีปริมาณการใช้รวมประมาณ 40 เมกะวัตต์ เพื่อใช้ในโรงงานแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 1 และ 2 ส่วนหน่วยผลิตเฮกซีน-1 มีความต้องการใช้ไฟฟ้าประมาณ 2.2 เมกะวัตต์

การใช้ไฟฟ้าในหน่วยผลิตนําร่องฯ โพลีเอทิลีนและหน่วยผลิตนําร่องฯ ตัวเร่งปฏิกิริยารับกระแสไฟฟ้ามาโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ทั้งสองหน่วยผลิตนําร่องฯ นี้จะมีความต้องการใช้ไฟฟ้ารวมกันในปริมาณ 360 กิโลวัตต์ และโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 สามารถจ่ายไฟฟ้าได้อย่างเพียงพอ

2.6.6 หอเผา (Flare)

โรงงานจัดให้มีหอเผา (Flare) ที่ออกแบบให้สามารถเผาทำลายสารประกอบไฮโดรคาร์บอนได้สูงสุด 165 ตันต่อชั่วโมง ที่ความสูงหอเผา 67 เมตร ซึ่งโรงงานแอลแอลดีพีอีสามารถเปลี่ยนสลับมาผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอีได้ทั้งสายการผลิตที่ 1 และ 2 โดยพบว่ายังคงอยู่ในขีดความสามารถของหอเผาที่ออกแบบไว้

ในส่วนของผลกระทบจากรังสีความร้อนที่ฐานของหอเผา ที่อัตราการเผาไหม้ 165 ตันต่อชั่วโมง พบว่า ค่ารังสีความร้อนบริเวณพื้นดินที่ระยะ 30 เมตร มีค่าเท่ากับ 2.39 กิโลวัตต์ต่อตารางเมตร ซึ่งมีความน้อยกว่าที่มาตรฐาน API 521 กำหนดไว้ที่ 4.73 กิโลวัตต์ต่อตารางเมตร ซึ่งมีปริมาณรังสีความร้อนในพื้นที่โครงการอยู่ในระดับที่ดีกว่ามาตรฐานประมาณ 2 เท่า ตามเกณฑ์มาตรฐาน API 521

ภายหลังการเปลี่ยนแปลงติดตั้งหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ทั้ง 2 หน่วย เมื่อพิจารณาปริมาณก๊าซไฮโดรคาร์บอนที่ระบายจากกระบวนการผลิตสู่หอเผาในกรณีฉุกเฉิน พบว่ายังอยู่ในขีดความสามารถของหอเผาที่ออกแบบไว้

2.6.7 ระบบระบายน้ำ

ระบบระบายน้ำของโรงงานได้แยกระบบระบายน้ำฝนออกจากระบบระบายน้ำเสียอย่างชัดเจน ซึ่งแบ่งออกเป็น 2 ส่วน คือ น้ำฝนไม่ปนเปื้อน และน้ำฝนที่มีโอกาสปนเปื้อน โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) น้ำฝนไม่ปนเปื้อน ได้แก่ น้ำฝนจากบริเวณพื้นที่ส่วนผลิต ภายหลัง 15 นาทีแรก และน้ำฝนที่อยู่นอกพื้นที่ส่วนผลิต จะถูกรวบรวมสู่ระบบระบายน้ำฝน ซึ่งเป็นรางระบายน้ำคอนกรีตที่ออกแบบตามความลาดชันของพื้นที่ก่อนจะถูกระบายลงรางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป

(2) น้ำฝนที่มีโอกาสปนเปื้อน

โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 มีพื้นที่กระบวนการผลิตที่อาจมีการปนเปื้อนประมาณ 687.5 ตารางเมตร โดยปริมาณน้ำฝนที่อาจปนเปื้อนจะถูกรวบรวมโดยระบบท่อเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และถูกตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online เพื่อให้มั่นใจว่าคุณภาพเป็นไปตามเกณฑ์ที่กำหนดก่อนส่งต่อไปยังบ่อพักน้ำทั้งหมด 6,400 ลูกบาศก์เมตร ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ที่กำหนดจะส่งไปบำบัดยังต้นทางของระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ก่อนระบายลงสู่รางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป

สำหรับการขยายการผลิตมีพื้นที่กระบวนการผลิตที่อาจมีการปนเปื้อนของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 และหน่วยผลิตเอทิลีน-1 ประมาณ 417.5 และ 726 ตารางเมตร ตามลำดับ โดยน้ำฝนปนเปื้อนในพื้นที่ดังกล่าวจะถูกรวบรวมโดยระบบท่อเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันออกจากน้ำฝน แล้วตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online เพื่อให้มั่นใจว่าคุณภาพเป็นไปตามเกณฑ์ที่กำหนดก่อนส่งต่อไปยังบ่อพักน้ำทั้งหมด 6,400 ลูกบาศก์เมตร ของ

โรงงานอีเทนแครกเกอร์ แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ที่กำหนดจะส่งไปบำบัดยังต้นทางของระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ก่อนระบายลงสู่รางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป

2.7 มลพิษและการควบคุม

2.7.1 มลพิษทางอากาศ

(1) แหล่งกำเนิดมลพิษทางอากาศจากกระบวนการผลิต

แหล่งกำเนิดมลพิษทางอากาศจากกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 1 และ 2 มีดังนี้

- ก๊าซจากส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ (Vent Recovery Unit) มีองค์ประกอบหลักเป็นก๊าซไนโตรเจนที่มีเอทิลีนปะปนเล็กน้อย จะถูกรวบรวมไปเผาทำลายที่หอเผาของโรงงาน
- ก๊าซจากปล่องระบายอากาศของเครื่องเป่าแห้งแบบ Centrifugal Dryer จากกระบวนการผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอีในส่วนของมลพิษที่ระบายออกจากปล่องของเครื่องแยกน้ำออกจากเม็ดพลาสติกและเป่าแห้ง ได้แก่ ปล่อง Centrifugal Dryer Stack 1 ของโรงงานแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 1 โดยก๊าซที่ระบายจากปล่องดังกล่าวมีน้ำเป็นองค์ประกอบหลัก

ภายหลังการขยายกำลังการผลิตโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 ไม่มีปล่อง Centrifugal Dryer Stack 2 เนื่องจากยกเลิกการใช้อากาศในการเป่าเม็ดพลาสติกให้แห้งและออกแบบให้มีการลำเลียงเม็ดพลาสติกที่ผ่านการแยกน้ำออกไปยัง GCL ด้วยอุปกรณ์การขนส่งเม็ดพลาสติกโดยใช้น้ำ (Hydraulic Conveying)

หน่วยผลิตเฮกซีน-1 ในการดำเนินการปกติมีการส่งก๊าซเอทิลีนสูงสุดประมาณ 1.493 ตันต่อชั่วโมง กลับไปยังโรงงานอีเทนแครกเกอร์ แต่ในกรณีที่โรงงานอีเทนแครกเกอร์หยุดการผลิตจะมีการระบายก๊าซเอทิลีนไปเผาทำลายที่หอเผาของโรงงาน

(2) สารอินทรีย์ระเหย

โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 มีการใช้สารเคมีซึ่งเป็นสารอินทรีย์ระเหยชนิดเดียวกัน ได้แก่ เอทิลีน ไอโซเพนเทน เฮกซีน-1 และบิวทีน-1 ซึ่งมีโอกาสรั่วไหลออกจากอุปกรณ์และเครื่องจักร เครื่องสูบลว วาล์ว คอมเพรสเซอร์ หน้าแปลน ถังเก็บไอโซเพนเทน

และถังเก็บเฮกซีน-1 ซึ่งโรงงานได้มีการจัดทำระบบการจัดการควบคุมสารอินทรีย์ระเหยจากการรั่วซึมจากถังกักเก็บ อุปกรณ์ และเครื่องจักร เพื่อควบคุมและลดการระบายสารอินทรีย์ระเหย และกำหนดแผนการตรวจสอบซ่อมบำรุงรักษาอุปกรณ์ต่างๆ ในเชิงป้องกัน นอกจากนี้ ยังมีแหล่งกำเนิดสารอินทรีย์ระเหยจากระบบเผาทิ้ง (Flare) และหน่วยผลิตเฮกซีน-1

ภายหลังการติดตั้งหน่วยผลิตนําร่องฯ ทั้ง 2 หน่วย จะมีก๊าซไฮโดรคาร์บอนที่ระบายจากกระบวนการผลิตสู่หอเผา และยังอยู่ในขีดความสามารถของหอเผาของโครงการที่ออกแบบให้สามารถเผาทำลายก๊าซไฮโดรคาร์บอนได้สูงสุด 165 ตัน/ชั่วโมง

ปัจจุบันการติดตั้งหน่วยแลกเปลี่ยนความร้อนสำรองของ Hexene-1 Reactor (R-200) ซึ่งประกอบด้วย Spared R-200 Reflux Condenser และ Spared E-202 Mist Separator Drum สำหรับหน่วยผลิตเฮกซีน-1 เพื่อเพิ่ม Reliability ดำเนินการเรียบร้อยแล้ว ซึ่งจำนวนอุปกรณ์เพิ่มในหน่วย Hexene-1 ไม่ได้ทำให้ปริมาณสารอินทรีย์ระเหยจากการรั่วซึมหรือรั่วระเหยจากอุปกรณ์ (Fugitives) เปลี่ยนแปลงไป โดยอุปกรณ์ที่ติดตั้งเพิ่มในหน่วยเฮกซีน-1 เป็นหน่วยสำรองสลับการใช้งาน สำหรับหน่วยบรรจุผงโพลิเมอร์ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 ปัจจุบันยังไม่มีแผนการติดตั้ง

2.7.2 มลพิษทางน้ำ

น้ำเสียที่เกิดขึ้นในช่วงดำเนินการ แบ่งเป็น น้ำเสียที่เกิดจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 กับแหล่งกำเนิดน้ำเสียจากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 โดยมีรายละเอียดดังนี้

(1) โรงงานแอลแอลดีพีอี จำแนกแหล่งกำเนิดน้ำเสียออกเป็น 4 ส่วน ได้แก่ น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน น้ำเสียจากการตัดไม้และทำความสะอาดบ่อบำบัดเพื่อป้องกันการอุดตันของโพลิเมอร์ น้ำเสียจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต ซึ่งเกิดจากการระบายน้ำหล่อเย็นทิ้งบางส่วนเพื่อควบคุมคุณภาพน้ำในระบบและป้องกันการเกิดตะกอนในเส้นท่อ และน้ำเสียจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุง

(2) หน่วยผลิตเฮกซีน-1 จำแนกแหล่งกำเนิดน้ำเสียออกเป็น 3 ส่วน ได้แก่ น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน น้ำเสียที่เกิดจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต ซึ่งเกิดจากการระบายน้ำหล่อเย็นทิ้งบางส่วนเพื่อควบคุมคุณภาพน้ำในระบบและป้องกันการเกิดตะกอนในเส้นท่อ และน้ำเสียจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุง

การจัดการน้ำเสียในปัจจุบันดำเนินการโดยส่งน้ำเสียจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 ไปบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสีย ส่วนน้ำเสียจากโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 และ น้ำเสียจากหน่วยผลิตเฮกซีน-1 จะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสียเช่นกัน จากนั้น น้ำเสียจากบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ที่โครงการติดตั้งที่ท่อส่งน้ำทิ้งในพื้นที่ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 บริเวณก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ รายละเอียดปริมาณน้ำเสียและการจัดการดังแสดงในตารางที่ 2.7-1

ผังการจัดการระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 ดังแสดงในรูปที่ 2.7-1

ภายหลังการติดตั้งหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ทั้ง 2 หน่วยมีมลพิษทางน้ำ ดังนี้

(1) หน่วยผลิตน้ำร้อนเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน มีน้ำเสียเกิดขึ้น ดังนี้

- น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน มีปริมาณ 0.17 ลูกบาศก์เมตร/วัน (คำนวณจากอัตราการใช้น้ำ 70 ลิตร/คน/วัน ซึ่งกำหนดให้ปริมาณน้ำเสียที่เกิดขึ้นเป็นร้อยละ 80 ของปริมาณน้ำใช้)
- น้ำเสียจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุงประมาณ 2-5 ลูกบาศก์เมตร/ครั้ง/ปี
- น้ำเสียที่เกิดจากไอน้ำควบแน่นจากกระบวนการผลิตในช่วงเริ่มดำเนินการ (Startup period) ปริมาณ 220 กิโลกรัม/วัน

(2) หน่วยผลิตน้ำร้อนเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

- น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน มีปริมาณ 0.17 ลูกบาศก์เมตร/วัน (คำนวณจากอัตราการใช้น้ำ 70 ลิตร/คน/วัน ซึ่งกำหนดให้ปริมาณน้ำเสียที่เกิดขึ้นเป็นร้อยละ 80 ของปริมาณน้ำใช้)

ตารางที่ 2.7-1 แหล่งกำเนิดน้ำเสีย ปริมาณ และการจัดการ ของโรงงานแอลแอลดีพีอี

แหล่งกำเนิดน้ำเสีย	หน่วย	ปริมาณโดยประมาณ	การจัดการ
โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2			
1. น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน	ลบ.ม./วัน	5.2	บำบัดด้วยถังบำบัดน้ำเสียสำเร็จรูปก่อนส่งต่อไปยังบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอีแต่ละสายการผลิต แล้วตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online หากคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดจะระบายสู่บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด (Final Check Basin) ขนาด 6,400 ลูกบาศก์เมตร ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ เพื่อระบายออกไปยังรางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ค่าเผื่อระวังของ COD Online ที่กำหนดไว้จะส่งน้ำไปกักเก็บยังบ่อ Surge Basin และส่งน้ำเสียกลับเข้ามาที่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี เมื่อคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดแล้วจึงส่งต่อไปบำบัดยังระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์
2. น้ำเสียจากกระบวนการผลิต	ลบ.ม./วัน	252.2	รวบรวมไปบำบัดด้วยตะแกรงละเอียดก่อนระบายลงสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอีแต่ละสายการผลิต แล้วตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online หากคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดจะระบายสู่บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด (Final Check Basin) ขนาด 6,400 ลูกบาศก์เมตร ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ เพื่อระบายออกไปยังรางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ค่าเผื่อระวังของ COD Online ที่กำหนดไว้จะส่งน้ำไปกักเก็บยังบ่อ Surge Basin และส่งน้ำเสียกลับเข้ามาที่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี เมื่อคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดแล้วจึงส่งต่อไปบำบัดยังระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์

ตารางที่ 2.7-1 (ต่อ)

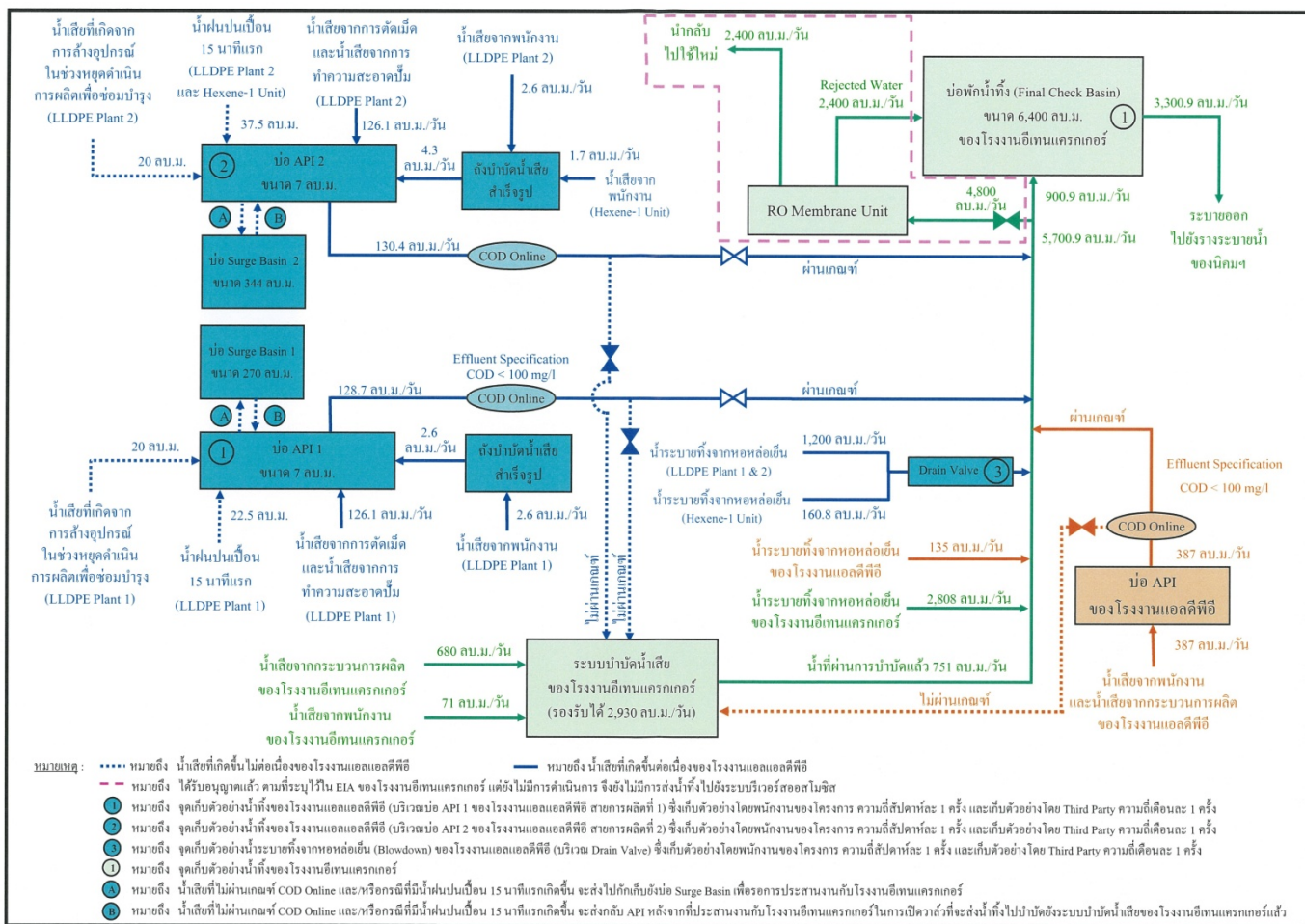
แหล่งกำเนิดน้ำเสีย	หน่วย	ปริมาณโดยประมาณ	การจัดการ
3. น้ำเสียที่เกิดจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต	ลบ.ม./วัน	1,200	ส่งเข้าสู่บ่อพักน้ำทิ้งขนาด 6,400 ลูกบาศก์เมตรของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ โดยไม่ผ่านระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์
4. น้ำเสียที่เกิดจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุง	ลบ.ม./ครั้ง	40	รวบรวมใส่ภาชนะที่เหมาะสม และติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตนำไปบำบัดต่อไป

ตารางที่ 2.7-1 (ต่อ)

แหล่งกำเนิดน้ำเสีย	หน่วย	ปริมาณโดยประมาณ	การจัดการ
หน่วยผลิตเฮกซีน-1			
1. น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน	ลบ.ม./วัน	1.7	บำบัดด้วยถังบำบัดน้ำเสียสำเร็จรูปก่อนส่งต่อไปยังบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 แล้วตรวจสอบคุณภาพน้ำด้วยระบบ COD Online หากคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดจะระบายสู่บ่อพักน้ำทิ้งหลังบำบัด (Final Check Basin) ขนาด 6,400 ลูกบาศก์เมตร ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์เพื่อระบายออกไปยังรางระบายน้ำของนิคมฯ ต่อไป แต่หากคุณภาพน้ำไม่เป็นไปตามเกณฑ์ค่าเผื่อระวังของ COD Online ที่กำหนดไว้จะส่งน้ำไปกักเก็บยังบ่อ Surge Basin และส่งน้ำเสียกลับเข้ามาที่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี เมื่อคุณภาพน้ำอยู่ในเกณฑ์ที่กำหนดแล้วจึงส่งต่อไปบำบัดยังระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์
2. น้ำเสียที่เกิดจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต	ลบ.ม./วัน	160.8	ส่งเข้าสู่บ่อพักน้ำทิ้งขนาด 6,400 ลูกบาศก์เมตรของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ โดยไม่ผ่านระบบบำบัดน้ำเสียของโรงงานอีเทนแครกเกอร์
3. น้ำเสียที่เกิดจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุง	ลบ.ม./ครั้ง	410	รวบรวมใส่ภาชนะที่เหมาะสม และติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตนำไปบำบัดต่อไป

ตารางที่ 2.7-1 (ต่อ)

แหล่งกำเนิดน้ำเสีย	หน่วย	ปริมาณโดยประมาณ	การจัดการ
หน่วยผลิตน้ำร้อนฯ			
1. น้ำเสียจากการอุปโภค-บริโภคของพนักงาน	ลบ.ม./วัน	0.17	น้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ จะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสีย จากนั้น น้ำเสียจากบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอีสายการผลิตที่ 2 จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ หากคุณภาพน้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไม่เป็นไปตามที่โรงงานอีเทนแครกเกอร์กำหนด จะส่งน้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไปกำจัดที่หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการ
2. น้ำเสียจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุง	ลบ.ม./ครั้ง/ปี	2-5	
3. น้ำเสียจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต	ลบ.ม./ครั้ง/ปี	10	
4. น้ำเสียจากกระบวนการผลิตและระบบบำบัดก๊าซเสียจากปฏิกิริยา	ตัน/ปี	1,616	
5. ของเหลวที่เกิดจากปฏิกิริยาในช่วงดำเนินการ	ตัน/ปี	240.5	
6. ของเหลวที่เกิดขึ้นจากกระบวนการล้าง	ตัน/ปี	227.3	



รูปที่ 2.7-1 ผังการจัดการน้ำเสียของโรงงานแอลแอลดีพีอี
ของ บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



- น้ำเสียจากการล้างอุปกรณ์ในช่วงหยุดดำเนินการผลิตเพื่อซ่อมบำรุงปริมาณประมาณ 2-5 ลูกบาศก์เมตร/ครั้ง/ปี
- น้ำเสียที่เกิดจากระบบสนับสนุนกระบวนการผลิต ซึ่งเกิดจากการระบายน้ำหล่อเย็นทิ้งบางส่วนเพื่อควบคุมคุณภาพน้ำในระบบและป้องกันตะกอนในระบบหล่อเย็น 10 ลูกบาศก์เมตร/ครั้ง/ปี
- น้ำเสียที่เกิดจากกระบวนการผลิตและระบบบำบัดแก๊สเสียจากปฏิกิริยา 1,616 ตันต่อปี
- ของเหลวเสียที่เกิดจากปฏิกิริยาในช่วงการดำเนินการมีปริมาณ 240.5 ตันต่อปี
- ของเหลวเสียที่เกิดขึ้นจากกระบวนการล้าง 227.3 ตันต่อปี

การจัดการน้ำเสียดำเนินการโดยส่งน้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไปบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดน้ำเสียสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสียเช่นกัน จากนั้น น้ำเสียจากบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ที่โครงการติดตั้งที่ท่อส่งน้ำทิ้งในพื้นที่ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ หากคุณภาพน้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไม่เป็นไปตามที่โรงงานอีเทนแครกเกอร์กำหนด จะส่งน้ำเสียจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไปกำจัดที่หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการ

2.7.3 กากของเสีย

กากของเสียจากการดำเนินงาน แบ่งเป็น 2 ประเภทหลักๆ คือ ของเสียจากพนักงานและของเสียจากกระบวนการผลิต ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

(1) ของเสียจากพนักงาน ประกอบด้วย ของเสียทั่วไป เช่น เศษอาหาร เศษใบไม้ และเศษหญ้า ดำเนินการให้เทศบาลเมืองมาบตาพุดนำไปกำจัด ของเสียรีไซเคิล เช่น กระดาษ แก้ว โลหะ และพลาสติก และของเสียอันตราย เช่น หมึกพิมพ์ ถ่ายไฟฉาย โดยบางส่วนนำกลับมาใช้ประโยชน์ส่งให้ผู้ผลิตหรือผู้รับซื้อเพื่อนำกลับไปปรับปรุงคุณภาพต่อไป ส่วนขยะที่เหลือติดต่อนำไปกำจัดอย่างถูกวิธีจากหน่วยงานราชการมารับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป

(2) ของเสียจากกระบวนการผลิต ประกอบด้วย เศษพลาสติกขนาดเล็กที่ปะปนมากับน้ำเสียจากการตัดเม็ด น้ำมันหล่อลื่นใช้แล้วจากงานซ่อมบำรุง กากของเสียจากการซ่อมบำรุง (สารจำพวกโพลีเอทิลีน) และสารดูดซับที่เสื่อมสภาพ ซึ่งจะรวบรวมใส่ภาชนะที่กำหนด ก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป

รายละเอียดปริมาณและการจัดการกากของเสีย ดังแสดงในตารางที่ 2.7-2

การจัดการกากของเสียของหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ มีดังนี้

(1) หน่วยผลิตน้ำร้อนเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน

ของเสียที่เกิดขึ้นจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ โพลีเอทิลีนจะเป็นผงพลาสติกที่ไม่ได้คุณสมบัติตามต้องการ (Powder off-spec) ในระหว่างการปรับกระบวนการผลิตและปรับเปลี่ยนชนิดผลิตภัณฑ์ (Product transition) มีปริมาณเกิดขึ้นประมาณ 36 ตันต่อปี โดยเก็บรวบรวมไว้ในถุงพลาสติก ก่อนนำมาเก็บไว้ในอาคารเก็บกักสารเคมีภายในโรงงานผลิตแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อรอการจำหน่ายให้กับลูกค้าต่อไป น้ำมันหล่อลื่นใช้แล้วจากงานซ่อมบำรุง กากของเสียจากการซ่อมบำรุง (สารจำพวกโพลีเอทิลีน) มีปริมาณไม่เกิน 1 ตันต่อปี ซึ่งจะรวบรวมใส่ภาชนะที่กำหนด ก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป และสารเร่งปฏิกิริยาเสื่อมสภาพในน้ำมันเกิดขึ้นเป็นปริมาณ 0.5 ตันต่อปี รวบรวมใส่ถัง 200 ลิตร เก็บไว้ในอาคารของโครงการและติดต่อหน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการมารับไปกำจัดภายนอก

(2) หน่วยผลิตน้ำร้อนเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา

ของเสียที่เกิดขึ้นจากหน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ตัวเร่งปฏิกิริยาจะเป็นกากของเสียจากสารดูดซับที่เสื่อมสภาพที่ใช้ในส่วนกำจัดความชื้นจากสารตั้งต้นเป็นปริมาณ 6 ตันต่อ 3 ปี (3 ปี กำจัด 1 ครั้ง) โดยจะรวบรวมไว้ในลานกระบวนการผลิตก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป

ตารางที่ 2.7-2 การจัดการกากของเสีย ของโรงงานแอลแอลดีพีอี

ประเภท	ปริมาณกากของเสีย		การจัดการ
	ทางเลือกที่ 1 LLDPE+LLDPE	ทางเลือกที่ 2 LLDPE+HDPE	
โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2			
1. ของเสียจากพนักงาน			
1.1 ของเสียทั่วไป เช่น เศษอาหาร เศษใบไม้ 			

ตารางที่ 2.7-2 (ต่อ)

ประเภท	ปริมาณกากของเสีย		การจัดการ
	ทางเลือกที่ 1 LLDPE+LLDPE	ทางเลือกที่ 2 LLDPE+HDPE	
2. ของเสียจากกระบวนการผลิต (ต่อ)			
2.2 น้ำมันหล่อลื่นที่ใช้แล้ว จากงานซ่อมบำรุง	22 ตัน/ปี	22 ตัน/ปี	- รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัด เช่น น้ำมันใช้แล้วมาผลิตเป็นเชื้อเพลิงทดแทน
2.3 สารดูดซับที่เสื่อมสภาพ	230 ตัน/2-5 ปี	230 ตัน/2-5 ปี	- รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป - รวบรวมไว้ในลานกระบวนการผลิตก่อนจำหน่ายให้ผู้รับซื้อไปแปรรูปพลาสติก
2.4 กากโพลีเมอร์	50 ตัน/ปี	50 ตัน/ปี	- ใส่บรรจุภัณฑ์ไว้ในอาคารเก็บวัสดุก่อนติดต่อให้หน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป
2.5 Filter Polymer	20 ชิ้น/ปี	20 ชิ้น/ปี	- จะรวบรวมใส่ถุงบรรจุเก็บในอาคารกักเก็บรอส่งจำหน่ายให้ลูกค้า
2.6 ผงพลาสติกที่ไม่ได้คุณสมบัติตามต้องการ	36 ตัน/ปี	36 ตัน/ปี	- รวบรวมเก็บไว้ในอาคารของโครงการก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจาก หน่วยงานราชการมารับไปกำจัด
2.7 สารเร่งปฏิกิริยาเสื่อมสภาพในน้ำมัน	0.5 ตัน/ปี	0.5 ตัน/ปี	
หน่วยผลิตเฮกซีน-1			
1. ของเสียจากพนักงาน			
1.1 ของเสียทั่วไป เช่น เศษอาหาร เศษใบไม้ เศษหญ้า เป็นต้น	0.01 ลบ.ม./วัน	0.01 ลบ.ม./วัน	- จัดเตรียมถังขยะสำหรับบรรจุของเสียทั่วไปวางกระจายตามจุดต่างๆ ให้เพียงพอ แล้วให้เทศบาลเมืองมาตาปูตุนำไปกำจัด
1.2 ของเสียรีไซเคิล เช่น กระดาษ แก้ว โลหะ และพลาสติก เป็นต้น	0.008 ลบ.ม./วัน	0.008 ลบ.ม./วัน	- จัดเตรียมถังขยะสำหรับบรรจุของเสียที่สามารถนำกลับมาใช้ใหม่ได้วางกระจาย อยู่ตามจุดต่างๆ ให้เพียงพอ จากนั้นนำมาคัดแยกตามประเภทของเสียอีกครั้งและ ขายให้ผู้รับซื้อที่ได้รับอนุญาตตามกฎหมาย

ตารางที่ 2.7-2 (ต่อ)

ประเภท	ปริมาณกากของเสีย		การจัดการ
	ทางเลือกที่ 1 LLDPE+LLDPE	ทางเลือกที่ 2 LLDPE+HDPE	
1. ของเสียจากพนักงาน (ต่อ) 1.3 ของเสียอันตราย เช่น หมึกพิมพ์ ถ่านไฟฉาย เป็นต้น	0.005 ลบ.ม./วัน	0.005 ลบ.ม./วัน	- จัดเตรียมถังขยะสำหรับบรรจุของเสียอันตรายโดยจัดให้มีกระจายตามจุดต่างๆ จากนั้นนำมาคัดแยกตามประเภทของเสียอีกครั้ง โดยที่ของเสียบางส่วนที่สามารถนำกลับมาใช้ประโยชน์จะส่งให้ผู้ผลิตหรือผู้รับซื้อนำกลับไปปรับปรุงคุณภาพเพื่อนำกลับมาใช้ใหม่ ส่วนของเสียที่เหลือจะติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป
2. ของเสียจากกระบวนการผลิต 2.1 กากของเสียจากการซ่อมบำรุง 2.2 สารดูดซับที่เสื่อมสภาพ - Molecular Seive - Metalic Oxide (Puristar R3-12) 2.3 ผงพลาสติกจากกระบวนการผลิต 2.4 น้ำมันหล่อลื่นที่ใช้แล้วจากงานซ่อมบำรุง	5.1 ตัน/2-3 ปี 0.9 ตัน/3 ปี 4.1 ตัน/2 ปี 2.4 ลบ.ม./ปี 3.5 ตัน/ปี	5.1 ตัน/2-3 ปี 0.9 ตัน/3 ปี 4.1 ตัน/2 ปี 2.4 ลบ.ม./ปี 3.5 ตัน/ปี	- รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป - รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป - รวบรวมก่อนจำหน่ายให้ลูกค้า - รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป

ตารางที่ 2.7-2 (ต่อ)

ประเภท	ปริมาณกากของเสีย		การจัดการ
	ทางเลือกที่ 1 LLDPE+LLDPE	ทางเลือกที่ 2 LLDPE+HDPE	
หน่วยผลิตน้ำร้อนฯ			
1. หน่วยผลิตน้ำร้อนฯผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน			
1.1 ผงพลาสติกที่ไม่ได้คุณสมบัติตามต้องการ	36 ตัน/ปี	36 ตัน/ปี	- บรรจุใส่ถุงบรรจุเก็บในอาคารกักเก็บรอส่งจำหน่ายให้ลูกค้า
1.2 น้ำมันหล่อลื่นใช้แล้ว	1 ตัน/ปี	1 ตัน/ปี	- รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป
1.3 สารเร่งปฏิกิริยาเสื่อมสภาพในน้ำมัน	0.5 ตัน/ปี	0.5 ตัน/ปี	- รวบรวมใส่ถัง 200 ลิตร เก็บไว้ในอาคารของโครงการก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัด
2. หน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ผลิตตัวเร่งปฏิกิริยา			
2.1 น้ำมันหล่อลื่นที่ใช้แล้วจากงานซ่อมบำรุง	1 ตัน/ปี	1 ตัน/ปี	- รวบรวมก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดต่อไป
2.2 สารดูดซับที่เสื่อมสภาพ	6 ตัน/ 3 ปี	6 ตัน/ 3 ปี	- รวบรวมไว้ในลานกระบวนการผลิตก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัด

2.7.4 เสียง

โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และสายการผลิตที่ 2 มีแหล่งกำเนิดเสียง ได้แก่ บริเวณ Compressor และ Extruder & Pellet Dryer ส่วนแหล่งกำเนิดเสียงของหน่วยผลิตเฮกซีน-1 ได้แก่ บริเวณ Compressor

โดยบริษัทฯ ได้คำนึงถึงความเหมาะสมและระดับเสียงที่จะไม่ก่อให้เกิดผลกระทบต่อพนักงาน และชุมชน จึงได้กำหนดมาตรการและควบคุมเสียงภายในพื้นที่โรงงาน เช่น จัดทำแผนที่ระดับความเข้มเสียง เพื่อใช้กำหนดบริเวณพื้นที่ที่มีเสียงดัง ควบคุมระดับเสียงจากแหล่งกำเนิดโดยเลือกเครื่องจักร/อุปกรณ์ที่มีระดับเสียงดังไม่เกิน 85 เดซิเบล(เอ) ที่ระยะห่าง 1 เมตร หรือติดตั้งอุปกรณ์ลดเสียง จัดเตรียมอุปกรณ์ ป้องกันเสียงส่วนบุคคลให้เพียงพอและกำหนดให้ผู้ปฏิบัติงานต้องสวมใส่อุปกรณ์ป้องกันเสียงส่วนบุคคล ตลอดเวลาที่ปฏิบัติงานในพื้นที่ที่มีเสียงดัง จัดทำโครงการอนุรักษ์การได้ยิน และมีการตรวจสอบบำรุงรักษา เครื่องป้องกันตามแผนการตรวจสอบและซ่อมบำรุงอุปกรณ์เพื่อลดเสียงดัง รวมทั้ง กำหนดให้ตรวจวัดระดับเสียง ในพื้นที่ปฏิบัติงานและตรวจวัดปริมาณเสียงสะสมที่ตัวพนักงาน เพื่อให้ทราบค่าระดับการสัมผัสเสียง ที่พนักงานได้รับสัมผัสจริงตลอดเวลาทำงาน ในส่วนผลกระทบต่อชุมชนได้กำหนดระดับเสียงที่บริเวณริมรั้ว ของบริษัทฯ ต้องมีระดับเสียงไม่เกิน 70 เดซิเบล(เอ)

2.8 การขนส่ง

การขนส่งวัตถุดิบ สารเคมี สารเร่งปฏิกิริยา สารเติมแต่ง และสารดูดซับ รวมทั้งผลิตภัณฑ์ และผลิตภัณฑ์พลอยได้ แบ่งเป็น 2 ส่วน ได้แก่ การขนส่งทางรถบรรทุก และการขนส่งผ่านระบบท่อ ซึ่งการขนส่งทางรถบรรทุกจะใช้ทางหลวงหมายเลข 3, 36, 3191 และเข้าสู่ทางหลวงหมายเลข 3392 โดยการขยายกำลังการผลิตจะทำให้ความถี่ของจำนวนเที่ยวการขนส่งวัตถุดิบ สารเคมี สารเร่งปฏิกิริยา สารเติมแต่ง สารดูดซับ ผลิตภัณฑ์ ผลิตภัณฑ์พลอยได้ รวมทั้ง กากของเสีย และการรับส่งพนักงาน เพิ่มขึ้นประมาณ 27 เที่ยวต่อวัน สำหรับการขนส่งผ่านระบบท่อน้ำใหญ่อยู่ภายในพื้นที่ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)

2.9 พนักงานและผังองค์กร

ปัจจุบันโรงงานแอลแอลดีพีอี มีจำนวนพนักงานรวม 97 คน (ประกอบด้วย กลุ่มพนักงานที่โรงงานแอลแอลดีพีอีรับเข้ามาทำงานกับโรงงาน กลุ่มพนักงานที่ยืมตัวมาช่วยงาน และกลุ่มพนักงานที่เป็น Share Service) โครงสร้างขององค์กรของโรงงาน ประกอบด้วยกรรมการผู้จัดการ ผู้จัดการฝ่ายผลิต ส่วนความปลอดภัยและสิ่งแวดล้อม ส่วนบำรุงรักษา ส่วนปฏิบัติการผลิต และส่วนเทคนิค

2.10 อาชีวอนามัยและความปลอดภัย

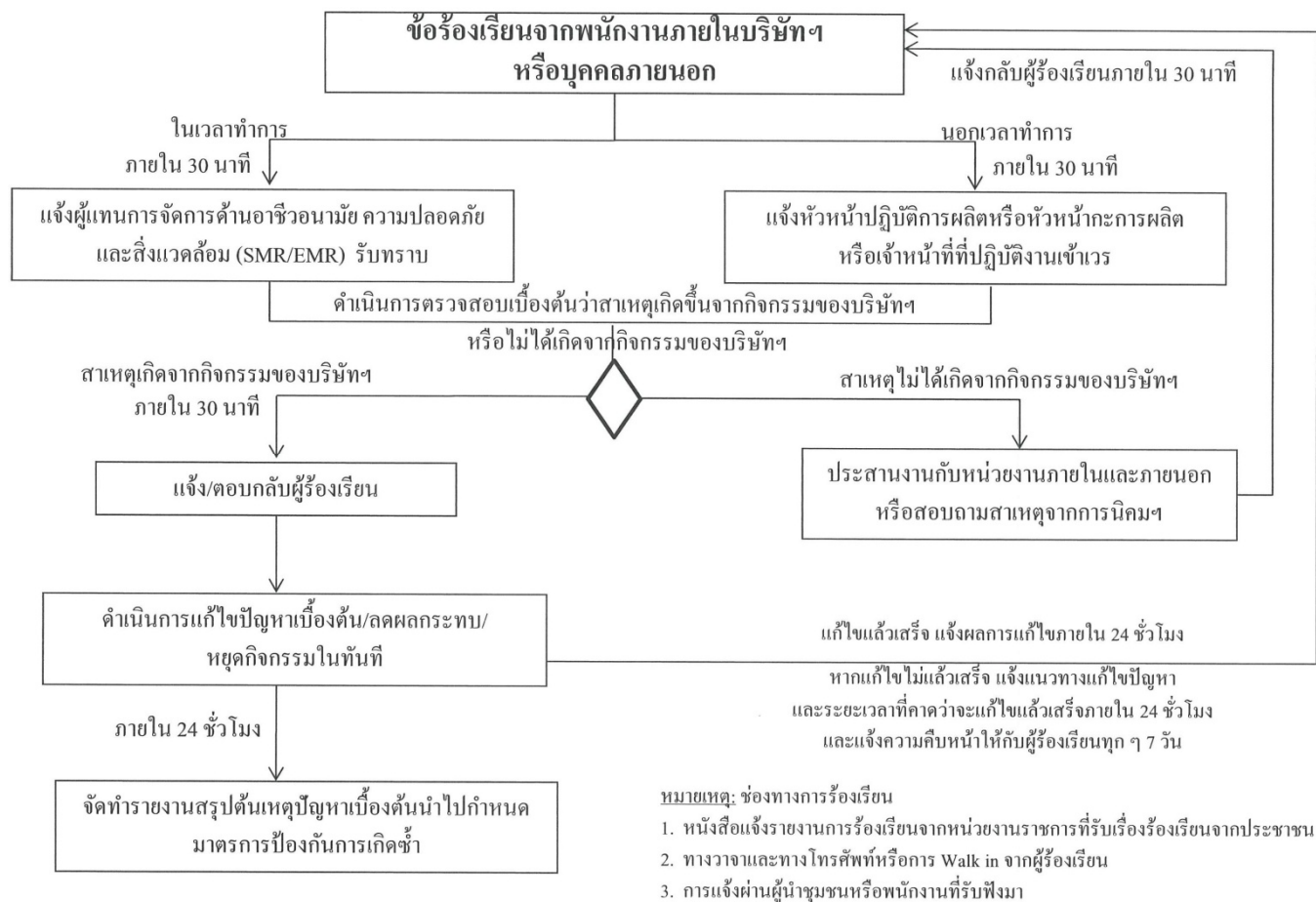
โรงงานแอลแอลดีพีอีได้กำหนดให้มีนโยบายและมาตรการด้านความปลอดภัย แผนงานด้านความปลอดภัย ระบบการจัดการเรื่องความปลอดภัย องค์กรความปลอดภัย การบริหารงานอาชีวอนามัย ระบบป้องกันและระงับอัคคีภัย แผนปฏิบัติการควบคุมภาวะฉุกเฉิน การดำเนินงานด้านความปลอดภัย ช่วงซ่อมบำรุง และการตรวจสอบสุขภาพพนักงานและสวัสดิการด้านสุขภาพของพนักงาน เพื่อให้การดำเนินงานของโรงงานแอลแอลดีพีอีเป็นไปอย่างปลอดภัย

2.11 การรับเรื่องร้องเรียน

บริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน) ซึ่งเป็นบริษัทในกลุ่มบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล ได้กำหนดขั้นตอนการรับข้อร้องเรียน ทั้งจากพนักงานภายในและจากบุคคลภายนอก ดังแสดงในรูปที่ 2.11-1 ซึ่งจากการดำเนินงานที่ผ่านมาไม่พบเรื่องร้องเรียนด้านสิ่งแวดล้อม อาชีวอนามัยและความปลอดภัยแต่อย่างใด

2.12 มวลชนสัมพันธ์

แผนการดำเนินงานสังคมและชุมชนสัมพันธ์ของโรงงานดำเนินการในภาพรวมของกลุ่มบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล โดยมีวัตถุประสงค์เพื่อสร้างความสัมพันธ์ ความรู้ และความเข้าใจอันดีระหว่างบริษัทฯ กับประชาชน และชุมชนบริเวณใกล้เคียง ตลอดจนให้การสนับสนุนและเข้าร่วมกิจกรรมต่างๆ ที่ชุมชนได้จัดขึ้น ทั้งนี้ เพื่อให้ชุมชนได้รู้สึกว่าเป็นส่วนหนึ่งของชุมชน และบริษัทฯ ได้ตระหนักและให้ความสำคัญกับความปลอดภัย สุขภาพอนามัย และการรักษาสิ่งแวดล้อมของคนในชุมชนเป็นสำคัญ



รูปที่ 2.11-1 ผังขั้นตอนการรับข้อร้องเรียน
ของบริษัท พีทีที โกลบอล เคมิคอล จำกัด (มหาชน)



หน่วยงานกิจการเพื่อสังคมจะทำหน้าที่ในการวางแผนโครงการและกิจกรรมเพื่อส่งเสริมและสนับสนุนทั้งด้านเศรษฐกิจ สังคม สิ่งแวดล้อม และการศึกษา รวมถึงประชาสัมพันธ์ข่าวสารกิจกรรมของโรงงานต่างๆ ของกลุ่มบริษัทฯ ให้กับชุมชนได้รับทราบ และเปิดช่องทางให้ชุมชนและประชาชนทั่วไปสามารถแจ้งข้อมูลข่าวสาร ประชาสัมพันธ์กิจกรรมของชุมชน รวมทั้งการแจ้งเรื่องร้องเรียนที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับโรงงานต่างๆ ได้สะดวกรวดเร็วขึ้น

ทั้งนี้ หน่วยงานกิจการเพื่อสังคมจะมีการประเมินความพึงพอใจของชุมชนในด้านต่างๆ เพื่อให้สามารถนำมาปรับปรุงพัฒนาการดำเนินงานและกิจกรรมของกลุ่มบริษัทฯ ต่อไป

2.13 เปรียบเทียบรายละเอียดการดำเนินการของโครงการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่างไปจากรายละเอียดที่เสนอไว้ในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม

การเปรียบเทียบรายละเอียดการดำเนินการของโครงการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่างไปจากรายละเอียดที่เสนอไว้ในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม รายละเอียดดังแสดงในตารางที่ 2.13-1

ตารางที่ 2.13-1 เปรียบเทียบรายละเอียดการดำเนินการของโครงการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่างไปจากรายละเอียดที่เสนอไว้ในรายงานการประเมิน
ผลกระทบสิ่งแวดล้อม

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลง หรือแตกต่าง
1. ที่ตั้งโครงการ	ตั้งอยู่ในเขตนิคมอุตสาหกรรมผาแดง ตำบลมาบตาพุด อำเภอเมืองระยอง จังหวัด ระยอง	- ไม่เปลี่ยนแปลง
2. ขนาดพื้นที่โครงการ	ขนาดพื้นที่ 105,143 ตารางเมตร (65.71 ไร่)	- ไม่เปลี่ยนแปลง
3. วัตถุดิบ	วัตถุดิบหลัก คือ เอทีลีน	- ไม่เปลี่ยนแปลง
4. ผลิตภัณฑ์หลักและกำลังการผลิต	- ทางเลือกที่ 1 ผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี กำลังการผลิตประมาณ 1,100,000 ตันต่อปี - ทางเลือกที่ 2 ผลิตเม็ดพลาสติกเอชดีพีอี กำลังการผลิตประมาณ 400,000 ตันต่อปี และผลิตเม็ดพลาสติกแอลแอลดีพีอี 550,000 ตัน/ปี - หน่วยผลิตเฮกซีน-1 ผลิตภัณฑ์หลัก คือ เฮกซีน-1 (Hexene-1) กำลังการผลิตประมาณ 38,000 ตันต่อปี - หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทีลีน ผลิตภัณฑ์หลัก คือ ผงพลาสติกโพลีเอทีลีน ไม่เกิน 360 ตันต่อปี - หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา ผลิตภัณฑ์หลัก คือ ผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดซิกเลอร์แนทต้า และผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดเมทัลโลซีน ไม่เกิน 22.3 ตันต่อปี	- ไม่เปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 2.13-1 (ต่อ)

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่าง
5. ระบบการขนส่ง	- การขนส่งทางท่อ - การขนส่งทางรถบรรทุก ใช้เส้นทางหลักในการขนส่ง คือ ทางหลวงหมายเลข 3 ทางหลวงหมายเลข 36 ทางหลวงหมายเลข 3191 และทางหลวงหมายเลข 3392	- ไม่เปลี่ยนแปลง
6. การบำบัดน้ำเสีย	- โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 จะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API โดยน้ำเสียจากบ่อ API จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ - หน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไปจะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสียเช่นกัน จากนั้น น้ำเสียจากบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์	- ไม่เปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 2.13-1 (ต่อ)

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่าง
7. กระบวนการผลิต	- กระบวนการผลิตแอลแอลดีพีอีแบบสถานะก๊าซ ประกอบด้วย 5 ส่วน ได้แก่ ส่วนปรับปรุงคุณภาพสารตั้งต้น ส่วนทำปฏิกิริยา ส่วนแยกก๊าซ ส่วนนำก๊าซกลับมาใช้ใหม่ และส่วนทำเม็ดพลาสติก - กระบวนการผลิตเฮกซีน-1 เป็นกระบวนการผลิตแบบเฉพาะด้วยปฏิกิริยาไตรเมอไรเซชัน (On-purpose Trimerization Process) - หน่วยผลิตนําร่องฯ 2 หน่วย ได้แก่ หน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์โพลีเอทิลีน และหน่วยผลิตนําร่องเพื่อการวิจัยและพัฒนาผลิตภัณฑ์ตัวเร่งปฏิกิริยา	- ไม่เปลี่ยนแปลง
8. ระบบสาธารณูปโภค	1. น้ำใช้ - น้ำใช้สำหรับพนักงาน รับน้ำประปาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ - น้ำใช้ในกระบวนการผลิต รับน้ำปราศจากแร่ธาตุมาจากโรงงานอีเทนแครกเกอร์ 2. ระบบไอน้ำ รับมาจากบริษัท โกลบอล เพาเวอร์ ชินเนอร์ยี จำกัด (มหาชน) 3. ระบบไนโตรเจน รับมาจาก บริษัท มาบตาพุด อินดัสเตรียลแก๊ส จำกัด 4. ไฟฟ้า รับกระแสไฟฟ้าจากหม้อแปลงหลักของบริษัทฯ (ซึ่งใช้ร่วมกับโรงงานอีเทนแครกเกอร์ และโรงงานแอลแอลดีพีอี) รับกระแสไฟฟ้าจากผู้จำหน่ายเอกชนภายในพื้นที่ เช่น โรงไฟฟ้า GPSC CUP-1 ของบริษัท โกลบอล เพาเวอร์ ชินเนอร์ยี จำกัด (มหาชน) (GPSC) 5. ระบบระบายน้ำ ได้แยกระบบระบายน้ำฝนออกจากระบบระบายน้ำเสียอย่างชัดเจน ซึ่งแบ่งออกเป็น 2 ส่วน คือ น้ำฝนไม่ปนเปื้อน และน้ำฝนที่มีโอกาสปนเปื้อน	- ไม่เปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 2.13-1 (ต่อ)

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่าง
9. มลพิษทางอากาศ	- ก๊าซจากส่วนนำกลับมาใช้ใหม่ จะถูกรวบรวมไปเผาทำลายที่หอเผาของโรงงาน - ก๊าซจากปล่องระบายอากาศของเครื่องเป่าแห้ง มลพิษที่ระบายออกจากปล่องของเครื่องแยกน้ำออกจากเม็ดพลาสติกและเป่าแห้งมีน้ำเป็นองค์ประกอบหลัก - สารอินทรีย์ระเหย โรงงานได้มีการจัดทำระบบการจัดการควบคุมสารอินทรีย์ระเหยจากการรั่วซึมจากถังกักเก็บ อุปกรณ์ และเครื่องจักร และแผนการซ่อมบำรุงรักษาอุปกรณ์ต่างๆ	- ไม่เปลี่ยนแปลง
10. มลพิษทางน้ำ	- โรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 1 และ 2 และหน่วยผลิตเฮกซีน-1 จะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API โดยน้ำเสียจากบ่อ API จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์ - หน่วยผลิตน้ำร้อนฯ ไปจะถูกบำบัดขั้นต้นด้วยถังบำบัดสำเร็จรูปก่อนรวบรวมเข้าสู่บ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 เพื่อแยกน้ำมันที่อาจปะปนมาออกจากน้ำเสียเช่นกัน จากนั้น น้ำเสียจากบ่อ API ของโรงงานแอลแอลดีพีอี สายการผลิตที่ 2 จะถูกตรวจสอบคุณภาพด้วยระบบตรวจสอบคุณภาพน้ำแบบต่อเนื่อง (COD Online) ก่อนที่จะส่งน้ำทิ้งไปยังบ่อพักน้ำทิ้ง (Final Check Basin) ของโรงงานอีเทนแครกเกอร์	- ไม่เปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 2.13-1 (ต่อ)

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่าง
11. กากของเสีย	- ของเสียจากพนักงาน ประกอบด้วย ของเสียทั่วไป ให้เทศบาลเมืองมาบตาพุดนำไปกำจัดของเสียรีไซเคิลโดยบางส่วนนำกลับมาใช้ประโยชน์ส่งให้ผู้ผลิต หรือผู้รับซื้อ ส่วนขยะที่เหลือติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการมารับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป - ของเสียจากกระบวนการผลิต ประกอบด้วย เศษพลาสติกขนาดเล็กที่ปะปนมากับน้ำเสียจากการตัดเม็ด น้ำมันหล่อลื่นใช้แล้วจากงานซ่อมบำรุง กากของเสียจากการซ่อมบำรุง และสารดูดซับที่เสื่อมสภาพ ซึ่งจะรวบรวมใส่ภาชนะที่กำหนดก่อนติดต่อให้หน่วยงานที่ได้รับอนุญาตจากหน่วยงานราชการรับไปกำจัดอย่างถูกวิธีต่อไป	- ไม่เปลี่ยนแปลง
12. เสียง	- แหล่งกำเนิดเสียง ได้แก่ บริเวณ Compressor และ Extruder & Pellet Dryer - ควบคุมเสียงภายในพื้นที่โรงงาน เช่น จัดทำแผนที่ระดับความเข้มเสียง เพื่อใช้กำหนดบริเวณพื้นที่ที่มีเสียงดัง ควบคุมระดับเสียงจากแหล่งกำเนิดโดยเลือกเครื่องจักร/อุปกรณ์ที่มีระดับเสียงดังไม่เกิน 85 เดซิเบล(เอ) ที่ระยะห่าง 1 เมตร หรือติดตั้งอุปกรณ์ลดเสียง จัดเตรียมอุปกรณ์ป้องกันเสียงส่วนบุคคลให้เพียงพอและกำหนดให้ผู้ปฏิบัติงานต้องสวมใส่อุปกรณ์ป้องกันเสียงส่วนบุคคลตลอดเวลาที่ปฏิบัติงานในพื้นที่ที่มีเสียงดัง จัดทำโครงการอนุรักษ์การได้ยิน และมีการตรวจสอบบำรุงรักษาเชิงป้องกันตามแผนการตรวจสอบและซ่อมบำรุงอุปกรณ์	- ไม่เปลี่ยนแปลง

ตารางที่ 2.13-1 (ต่อ)

รายละเอียดโครงการ	รายละเอียดตามที่ระบุในรายงานการประเมินผลกระทบสิ่งแวดล้อม	รายละเอียดการดำเนินการที่เปลี่ยนแปลงหรือแตกต่าง
13. การขนส่ง	- การขนส่งทางรถบรรทุกใช้ทางหลวงหมายเลข 3, 36, 3191 และเข้าสู่ทางหลวงหมายเลข 3392 - การขนส่งผ่านระบบท่อ - การรับส่งพนักงานประมาณ 27 เที่ยวต่อวัน	- ไม่เปลี่ยนแปลง
14. พนักงานและผังองค์กร	- จำนวนพนักงานรวม 126 คน	- จำนวนพนักงานรวม 94 คน
15. อาชีวอนามัยและความปลอดภัย	- นโยบายและมาตรการด้านความปลอดภัย แผนงานด้านความปลอดภัย ระบบการจัดการเรื่องความปลอดภัย องค์กรความปลอดภัย การบริหารงานอาชีวอนามัย ระบบป้องกันและระงับอัคคีภัย แผนปฏิบัติการควบคุมภาวะฉุกเฉิน การดำเนินงานด้านความปลอดภัยช่วงซ่อมบำรุง และการตรวจสอบสุขภาพพนักงานและสวัสดิการด้านสุขภาพของพนักงาน	- ไม่เปลี่ยนแปลง
16. การรับเรื่องร้องเรียน	- กำหนดขั้นตอนการรับข้อร้องเรียน ทั้งจากพนักงานภายในและจากบุคคลภายนอก	- ไม่เปลี่ยนแปลง
17. มวลชนสัมพันธ์	- แผนการดำเนินงานสังคมและชุมชนสัมพันธ์ - การสนับสนุนและเข้าร่วมกิจกรรมต่างๆ ที่ชุมชนได้จัดทำขึ้น - ให้ความสำคัญกับความปลอดภัย สุขภาพอนามัย และการรักษาสิ่งแวดล้อมของคนในชุมชน	- ไม่เปลี่ยนแปลง