

รายละเอียดการเปลี่ยนแปลง

ในโครงการผลิตอะโรมาติกส์

บริษัท เอสโซ่ (ประเทศไทย) จำกัด (มหาชน)

รายการที่เปลี่ยนแปลง

- ติดตั้งเพิ่มเติมเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันแก๊ส (GTG-3) พร้อมหน่วยผลิตไอน้ำ (HRSG-3)

1.0 ความเป็นมาและเหตุผล

ตามแผนงานเดิม โครงการผลิตอะโรมาติกส์ ที่ตั้งอยู่ในโรงกลั่นน้ำมันเอสโซ่ศรีราชา จะใช้กำลังไฟฟ้าจากการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค แต่ในช่วงเวลาที่ผ่านมาพบว่ามีปัญหาการขัดข้องของระบบไฟฟ้าโดยไม่ทราบล่วงหน้าหลายครั้ง ซึ่งทำให้เกิดความเสียหายต่อการผลิตสารอะโรมาติกส์ และส่งผลกระทบต่อการผลิตของโรงกลั่นฯด้วย เนื่องจาก มีกระบวนการต่อเนื่องในการนำสารมาเป็นวัตถุคิด ทำให้มีความจำเป็นที่จะต้องมีเครื่องผลิตไฟฟ้าสำรองเพิ่มขึ้น เพื่อเสริมสร้างความมั่นคงของระบบไฟฟ้าให้กับโครงการผลิตอะโรมาติกส์ตามที่กล่าว และในขณะเดียวกัน เพื่อ เป็นการประหยัดพลังงานจึงได้กำหนดให้มีหน่วยผลิตไอน้ำมาพร้อมกับเครื่องผลิตไฟฟ้าที่จะเพิ่มขึ้นนี้ เพื่อนำ ความร้อนส่วนเกินกลับมาใช้ประโยชน์

2.0 รายละเอียดของเครื่องฯ

ประกอบด้วยเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันแก๊ส (Gas Turbine Generator – GTG) ขนาด 25 เมกะวัตต์ ผลิตโดยบริษัท เจนเนอรอลอีเล็กทริก (General Electric – GE) จำนวนหนึ่งเครื่อง พร้อมหน่วยนำกลับความร้อนมาผลิตไอน้ำ (Heat Recovery Steam Generator – HRSG) ขนาด 50 ตันต่อชั่วโมง ซึ่งสามารถผลิตไอน้ำอุณหภูมิ 385 องศา เซลเซียส ที่ความดัน 42 กิโลกรัม ต่ำตารางเซ็นติเมตร ได้โดยไม่ต้องมีการใช้เชื้อเพลิงเพิ่มเติม

เครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันแก๊สดังกล่าวใช้เทคโนโลยีในการลดออกไซด์ของไนโตรเจนโดยการเติมไอน้ำเข้าไปใน ห้องเผาไหม้เพื่อลดอุณหภูมิ (Low NOx Burner using Steam Injection – STIG) ทำให้อัตราการระบายก๊าซ ในไนโตรเจนออกไซด์มีค่าสูงสุดไม่เกิน 42 ppm (ที่ 15% Oxygen - Dry) ซึ่งการใช้เทคโนโลยี STIG นี้ มีค่าใช้จ่าย เพิ่มขึ้นอีกประมาณกว่า 4 ล้านบาท

เครื่องผลิตไฟฟ้านี้ ได้ถูกออกแบบมาสำหรับใช้กับเชื้อเพลิงที่เป็นก๊าซเท่านั้น ไม่สามารถใช้กับน้ำมันได้ โดยมีลักษณะเช่นเดียวกับเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าชตัวที่ 1 และ 2 ที่มีอยู่ในปัจจุบัน ซึ่งเชื้อเพลิงที่ใช้กับเครื่องจะเป็นก๊าซธรรมชาติ

เอกสารแนบ 1 แสดงแผนภูมิของเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าช และหน่วยผลิตไอน้ำ

ตำแหน่งที่ตั้งของเครื่องฯ ใหม่ จะอยู่ในบริเวณเดียวกับที่ติดตั้งเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าชตัวที่ 1 และ 2 ที่มีในปัจจุบัน (คูแผ่นผังในเอกสารแนบ 2 และ 3) โดยจะต่อคู่บนกับระบบของการไฟฟ้าส่วนภูมิภาค

3.0 การประเมินผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม

3.1 ผลกระทบทางอากาศ

ขบวนการเผาไหม้ในเครื่อง GTG-3 เป็นขบวนการเผาไหม้ที่สะอาดและสมบูรณ์ เนื่องจากใช้ก๊าซธรรมชาติ ซึ่งถือว่าเป็นเชื้อเพลิงที่สะอาด ปราศจากการกำมลัง ฝุ่นละออง หรือสูงปานปีอนอันๆ เมื่อเทียบกับเชื้อเพลิงชนิดเหลวหรือแก๊ส ผลกระทบทางอากาศที่เกิดขึ้นจากเครื่อง GTG-3 นี้ก็มีเพียงออกไซด์ของไนโตรเจน (NOx) ซึ่งมาจากก๊าชในไนโตรเจนในอากาศ

แต่เนื่องจากมีการติดตั้งระบบ STIG เพื่อควบคุมการเกิด NOx ทำให้ปริมาณ NOx ที่เกิดขึ้นมีค่าต่ำกว่าเครื่องฯ ที่ไม่มีการติดตั้งระบบ STIG มาก นอกจากนี้ เมื่อมีการเดินเครื่องเครื่องผลิตไฟฟ้าและไอน้ำเครื่องใหม่นี้ จะมีการลดการลดการใช้เชื้อเพลิงจากอีกสองส่วนคือ

- ลดการผลิตไอน้ำจากหม้อไอน้ำหมายเลข SG-1703 และ SG-1704 โดยใช้ไอน้ำจาก HRSG-3 แทน
- ลดการเผาไหม้เชื้อเพลิงที่ TARP Stack ที่นำความร้อนมาใช้ในการอุ่นสารป้อน (Feed) โดยใช้ Hot oil pre-heater ที่ใช้ความร้อนจากไอน้ำที่ได้จาก HRSG-3 แทน

ทั้งนี้ ทำให้ปริมาณรวมของการปล่อย NOx จากทั้งโรงกลั่นฯ เมื่อมีการเดินเครื่อง GTG-3 อย่างเต็มที่ จะมีค่าไม่เกิน 9.8 ตัน ต่อวัน ตามที่ได้รับอนุญาตไว้ในโครงการผลิตอะโรมาติกส์ ดังแสดงในที่ตราง 1 ในเอกสารแนบที่ 4

3.2 ผลกระทบเสียง

ระดับเสียงของเครื่อง GTG-3 ตามข้อกำหนดของผู้ผลิตมีค่าไม่เกิน 90 dBA ที่ระยะห่าง 1 เมตร ซึ่งมีค่าเท่ากับเครื่อง GTG-1 และ 2 ที่มีอยู่ในปัจจุบัน ตามกฎหมายเกี่ยวกับความปลอดภัยในการทำงาน ระดับเสียง

ต้องไม่ดังเกินกว่า 90 dBA สำหรับการทำงานมากกว่า 7 ชั่วโมง แต่น้อยกว่า 8 ชั่วโมง นอกจากจะมีการใช้อุปกรณ์ป้องกันภัยส่วนบุคคล อย่างไรก็ตาม จะไม่มีพนักงานหรือคนงานทำงานประจำอยู่ในบริเวณหน่วยผลิตของโรงกลั่นฯอยู่แล้ว การได้รับเสียงดังจึงเป็นระยะเวลาสั้นๆเท่านั้น และทางโรงกลั่นฯได้กำหนดให้ทุกคนที่จะเข้าไปในบริเวณหน่วยผลิตฯต้องมีการสวมใส่อุปกรณ์ป้องกันเสียงตลอดเวลา

ผลกระทบของเสียงจากเครื่อง GTG-3 ที่จะมีต่อชุมชนข้างเคียงไม่น่าจะมี เนื่องจากตั้งอยู่ในบริเวณเกื้อหนาทางโรงกลั่นฯ ทั้งนี้ปัจจุบันระดับเสียงที่เขตตัวของโรงกลั่นฯ มีค่าประมาณ 50-65 dBA ในขณะที่กฏหมายกำหนดไว้ไม่เกิน 70 dBA อย่างไรก็ตาม ไม่มีชุมชนอาศัยอยู่ติดกับเขตตัวของโรงกลั่นฯ โดยชุมชนที่อยู่ใกล้โรงกลั่นฯ ที่สุดจะมีคลังน้ำมันเอสโซ่ครีร่าชาคัน ไว้

3.3 ผลกระทบน้ำ

การผลิตไฟฟ้าและไอน้ำร้อนจากเครื่อง GTG-3/HRSR-3 มีการใช้น้ำในระบบหล่อเย็น โดยค่าความร้อนที่ต้องการหล่อเย็น (Cooling Duty) มีเพิ่มขึ้นอีกประมาณ 2.1 MW ในขณะที่ค่าความร้อนที่ต้องการหล่อเย็นของโรงกลั่นฯ ในขณะนี้ (รวมโครงการผลิตอะโรมาติกส์) มีค่าประมาณ 9.5 MW แต่เนื่องจากระบบนำหล่อเย็น (Cooling Tower) ของโรงกลั่นฯ ในปัจจุบันมีความสามารถในการรองรับค่าความร้อนที่ต้องการหล่อเย็นได้ถึง 25.2 MW จึงทำให้มีข้อความสามารถในการหล่อเย็นเหลือใช้อีกประมาณ 13.6 MW ดังนั้นจึงไม่มีการนำน้ำทะเลมาใช้ในการหล่อเย็นเพิ่มขึ้น แต่จะใช้น้ำหล่อเย็นที่มีอยู่ในระบบปัจจุบัน ทำให้ไม่มีน้ำเสียที่ต้องบำบัดเพิ่มขึ้น จึงสามารถกล่าวได้ว่าไม่มีผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมทางน้ำเพิ่มเติมจากโครงการปัจจุบัน

3.4 ผลกระทบอื่นๆ

การผลิตไฟฟ้าและไอน้ำร้อนจากเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซนี้ ไม่ก่อให้เกิดการตะกอน หรือของเสียที่เป็นของเหลวอื่นใด

4.0 มาตรการลดผลกระทบสิ่งแวดล้อม

โดยภาพรวม การติดตั้งเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซตัวที่ 3 พร้อมหน่วยผลิตไอน้ำ ไม่มีผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อม เพิ่มเติมจากโครงการผลิตอะโรมาติกส์เดิม ด้วยสาเหตุหลักๆดังต่อไปนี้

- ไม่มีการระบายน้ำของก๊าซชัลเฟอร์โดยออกใช้เพิ่มขึ้น เนื่องจากใช้ก๊าซธรรมชาติเป็นเชื้อเพลิง ซึ่งไม่มีสารกำมะถัน

4.2 การระบุรายได้ในโตรเจนออกไซด์ไม่เพิ่มขึ้นจากอัตราการระบายน้ำ 9.8 ตันต่อวัน ที่ได้รับอนุมัติในโครงการเดิม เนื่องจาก

- มีการติดตั้งระบบ Low NOx Burner เพื่อลดการเกิดก๊าซในโรงเรือนอกไซด์
 - มีการลดการผลิตไอน้ำจาก Boiler เดิม (SG-1703 / SG-1704) ทำให้สามารถลดการระบายน้ำได้ด้วยการลดการใช้ก๊าซเชื้อเพลิงใน Boiler ดังกล่าว
 - มีการใช้ไอน้ำจาก HRSG-3 ในการอุ่นสารป้อน (Feed) หรือที่เรียกว่า Hot oil pre-heater ทำให้สามารถลดการใช้ความร้อนจากเตาของ หน่วยผลิตอะโรเมติกส์ (TARP Stack) ส่งผลให้มีการใช้ก๊าซเชื้อเพลิงในการเผาใหม่ลดลง

4.3 ระดับเสียงของเครื่องฯ ไม่เกินมาตรฐานที่ทางราชการกำหนด และตัวเครื่องฯ ตั้งอยู่บริเวณเกื้อบกlong รองกลั่นฯ โดยระดับเสียงที่ริมรั้ว รองกลั่นฯ ยังมีค่าต่ำกว่าระดับมาตรฐานที่ราชการกำหนด อีกทั้งไม่มี ชนชานที่อยู่ติดกับรั้ว รองกลั่นฯ

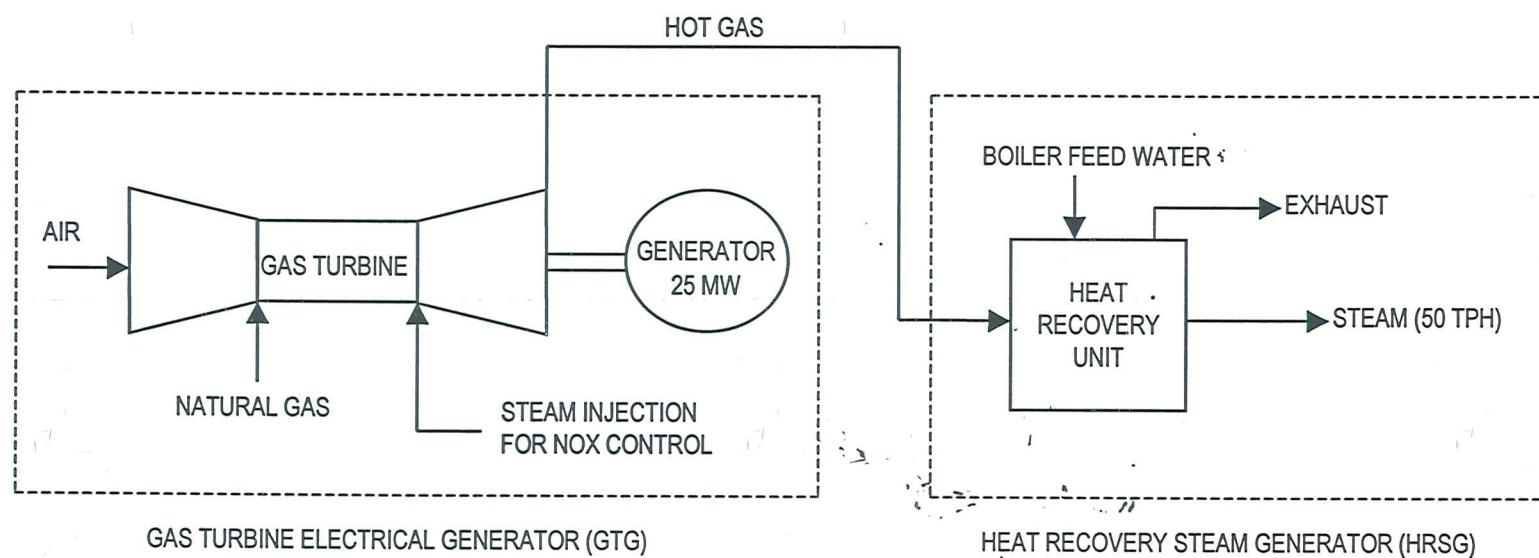
4.4 ไม่มีน้ำเสียงเพิ่มขึ้นจากโครงการเดิม เนื่องจากใช้น้ำหล่อเย็นจากระบบน้ำหล่อเย็นของโรงกลั่นฯซึ่งในปัจจุบันยังมีความสามารถในการรองรับได้

5.0 มาตรการตรวจสอบคณภาพสิ่งแวดล้อม

เนื่องจากเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซพร้อมหน่วยผลิตไอน้ำตัวที่ 3 นี้ เป็นส่วนย่อยส่วนหนึ่งของโรงกลั่นน้ำมัน เอสโซ่ครีร่าชา การตรวจสอบคุณภาพสิ่งแวดล้อมจึงถูกครอบคลุมโดยแผนติดตามตรวจสอบคุณภาพสิ่งแวดล้อม ที่มีอยู่ในปัจจุบัน และสำหรับการระบายก๊าซจากปล่อง จะมีการตรวจวัดก๊าซในโทรศัพท์ออกไซด์ที่ระบายนอกจาก ปล่องเครื่อง GTG-3 เดือนละ 1 ครั้ง เช่นเดียวกับของเครื่อง GTG-1 และ GTG-2 ที่ได้ดำเนินการตรวจสอบตาม แผนฯอยู่ในปัจจุบัน

ATTACHMENT 1

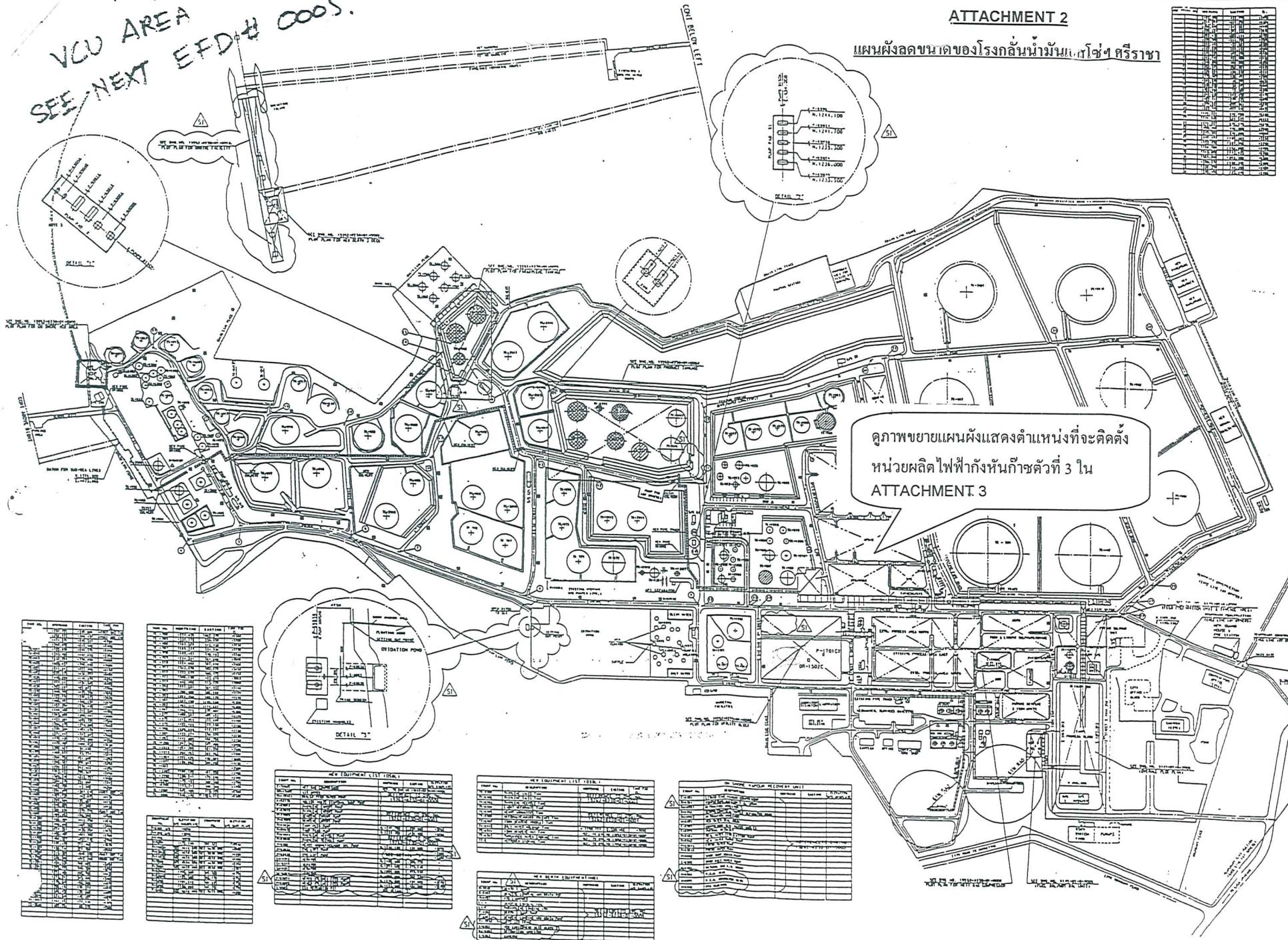
Simplified process flow diagram for GTG-3 / HRSG-3



VCU AREA
SEE NEXT EFD # 0005.

ATTACHMENT 2

แผนผังลดขนาดของโรงกลั่นน้ำมันเต็อร์ช์ฯ ศรีราชา



1. DELETED

2. DELETED

3. DELETED

4. MAJOR NEW PIPE ADDITIONS ARE AS FOLLOWS:
A) TWIN PIPES ACROSS THE RIVER ARE REQUIRED
IN THIS AREA. NEW PIPE BACKTRACK
REQUIRED.

B) NEW PIPE SECTION TO 10'-10" TO AVE "B"
A 1/2" SLEEPER. EXIST PIPE RACKS
EXTENDED/ADDED IF REQUIRED.

C) T. IN THREE' WEST. NEW PIPE BACKTRACK
REQUIRED.

D) ACCESS FROM EAST SIDE TO 10'-10" X 12'
NEW SLEEPER/STANCHION REQUIRED

E) ACCESS FROM SECTION TO 10'-10" TO
1 ST STREET. NEW PIPE SLEEPER
SECTION REQUIRED.

F) ALONG 1 ST STREET WEST TO EXISTING
JETTY. NEW SLEEPERS REQUIRED.

G) DELETED

H) MAINT OF JETTY DUE TO HEY
BREASTING ISLAND

I) NORTH OF JETTY ROAD - SLEEPERS TO
BE PROVIDED

5. PUMP TO BE DRAWN INTO 10'-10" SHIP WITH
CHECK VALVE IN LINE. DRAINING FROM PUMP
TO GO TO CLEAN DRAIN. SHIP CAN NOT BE
PROVIDED WITH INLET/OUTLET AS IT SERVICES
CAUSE OWNERSHIP PROBLEMS.

REFERENCE DRAWINGS

DRW#	ITEM#	DESCRIP. FOR
10037-82-30-00-00002	PLOT PLATE FOR PHASELINE TIME BASE	
10037-82-30-00-00004	PLOT PLATE FOR PRODUCT TIME BASE	
10037-82-30-00-00005	PLOT PLATE FOR OR SWING WIRE AREA	
10037-82-30-00-00006	PLOT PLATE FOR C-3402 NO1 GAGE COMPRESSOR	
10037-82-30-01-00002	PLOT PLATE FOR UNTIL PLATE	
10037-82-30-01-00003	PLOT PLATE FOR OH HEAT IN J DEC	
540-00-00-20004	FIRE PREPARATION UNIT STAINLESS AREA	
540-00-00-20006	FIXED OR NOT HOT LAMP	
10037-82-30-01-00006	OPTIONAL PLOT PLATE FOR PHASE	
10037-82-30-01-00007	PLOT PLATE FOR SWING WIRE AREA YELL	

LEADER

- The legend consists of five entries:

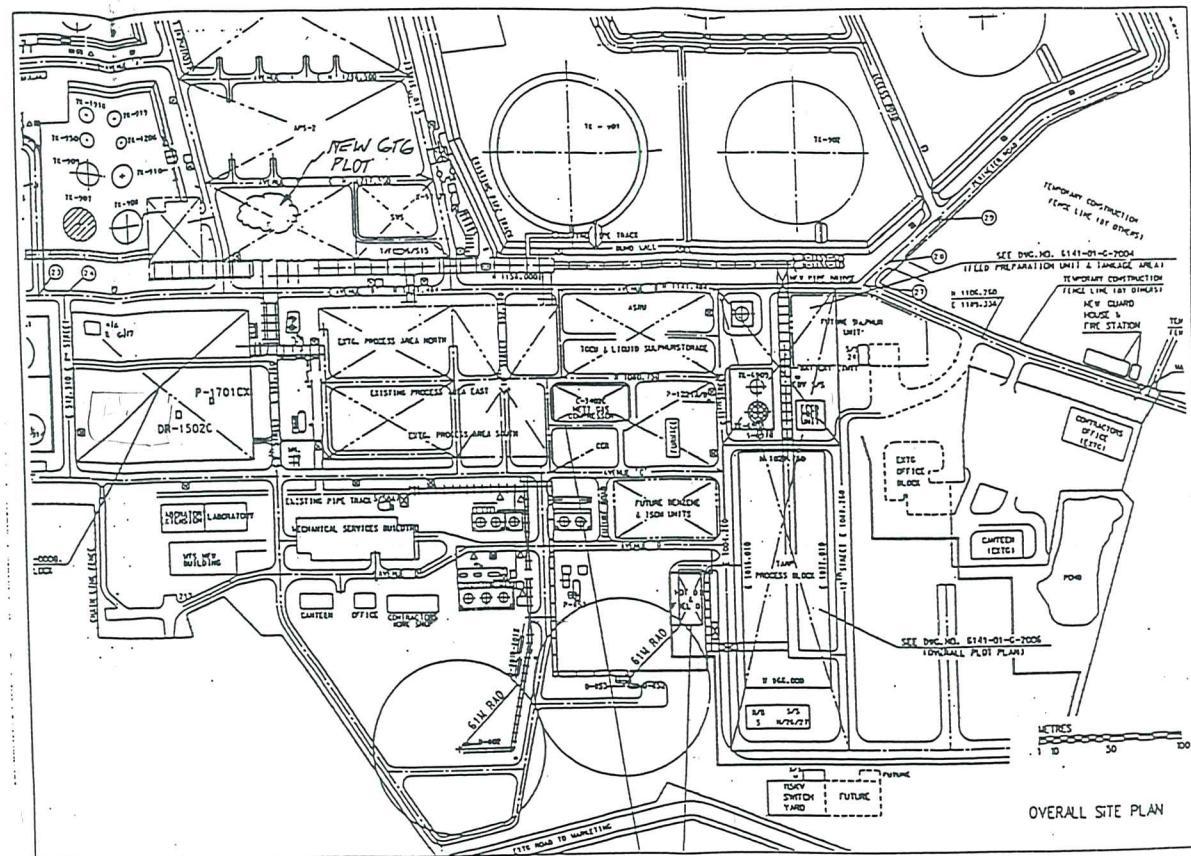
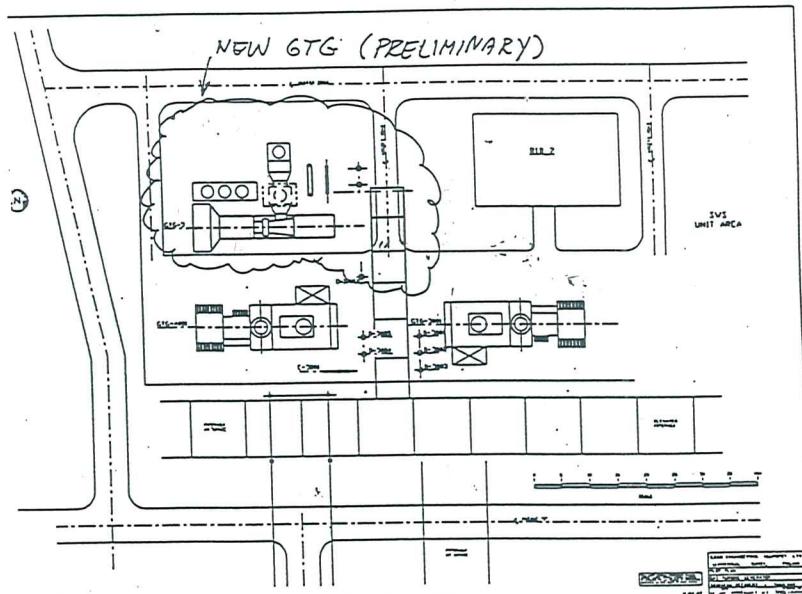
 - LEGEND**
 - EXISTING FACILITIES**: Represented by a solid horizontal line.
 - EXISTING FACILITIES TO BE REMOVED**: Represented by a dashed horizontal line.
 - NEW FACILITIES**: Represented by a circle containing diagonal lines.
 - NEW TIMES**: Represented by a circle containing horizontal lines.
 - EXISTING TIMES REDUCED**: Represented by a circle containing vertical lines.

OVERALL SITE PLAN

	FOSTER WHEELER INTERNATIONAL CORPORATION 1111 Avenue of the Americas
CONTRACT NO.	12345678
PERIOD	12 MONTHS
TERM	12 MONTHS

ATTACHMENT 3

ภาพขยายแสดงตำแหน่งที่จะติดตั้งหน่วยผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซทวารที่ 3



ATTACHMENT 4

TABLE 1

SRIRACHA SITE EMISSION BALANCE
SO₂ AND NO_x EMISSIONS

Emission Sources	Pre GTG-3		Post GTG-3		REMARKS
	SO ₂	NO _x	SO ₂	NO _x	
	(g/s)	(g/s)	(g/s)	(g/s)	
1 PF-1 Furnace (F-400)	0.01	1.88	0.01	1.88	
2 VPS-1 Furnace (F-600)	0.01	0.71	0.01	0.71	
3 CCR Platformer Furnace (F-3401)	0.01	2.94	0.01	2.94	
4 NHF-1 Furnace (F-301)	0.01	0.19	0.01	0.19	
5 GOHF-1 Furnace (F-201)	0.01	0.63	0.01	0.63	
6 SRU Incinarnators	0.66	0.35	0.66	0.35	
7 TAP Furnace (F-2201)	0.01	0.30	0.01	0.30	
8 GTG-1 + HRSG	0.13	20.00	0.13	20.00	
9 GTG-2 + HRSG	0.13	20.00	0.13	20.00	
10 GOHF-3	0.01	0.70	0.01	0.70	
11 APS-1 Furnace (F-101)	16.40	6.27	16.40	6.27	
12 APS-1 Furnace (F-102)	7.50	3.20	7.50	3.20	
13 APS-2 + VPS-2 (Note 1)	70.50	11.85	70.50	11.85	
14 GOHF-2	0.01	0.85	0.01	0.85	
15 Power Boilers (SG-1703/1704)	14.10	8.38	14.10	5.60	Lower load due to steam production from new HRSG, by reducing gaseous fuel
16 FCCU Regen	172.00	7.92	172.00	7.92	
17 TARP Stack	66.00	20.22	66.00	19.76	Lower firing rate due to new hot oil-preheater using steam from new HRSG, by reducing gaseous fuel
18 TARP - Kero Stack	0.01	0.70	0.01	0.70	
19 TARP - NHF-2 Furnace (Note 1)	-	-	-	-	
20 GTG-3 + HRSG (New)	-	-	0.00	6.71	Use Low NO _x Burner, and Natural gas fuel
Total Emission Rate (g/s)	347.51	107.09	347.51	110.56	
Total Emission Rate (Tons/Day)	30.0	9.3	30.0	-9.6	
Previous EIA Approved Limits (Tons/Day)			30.0	9.8	

NOTE:

- 1) APS-2/VPS-2 and TARP-NHF-2 use the common stack.



สำนักงานนโยบายและแผนสิ่งแวดล้อม
รับที่ 12609 วันที่ 23 ส.ค. 2542
เวลา 10.00 ผู้รับ

ESSO

An affiliate of Exxon Corporation
Esso (Thailand) Public Company Limited
3195/17-29 Rama IV Road
Bangkok 10110 Tel. 262-4000

บริษัท เอสโซ่ (ประเทศไทย) จำกัด (มหาชน)
3195/17-29 ถนนพระราม 4
กรุงเทพมหานคร 10110
โทร. 262-4000 ทะเบียนเลขที่ บมจ. 608

ที่ อส.ว.ล. 18/42

กองวิเคราะห์ผลการทบทวนสิ่งแวดล้อม
รับที่ 5337 ลงวันที่ ๒๔ กันยายน
เวลา ๑๔.๕๙ น. ผู้รับ ดิษฐ์

วันที่ 22 ธันวาคม พ.ศ. 2542

เรื่อง ข้อมูลเพิ่มเติมในการขอเปลี่ยนแปลงรายการเครื่องจักรในโครงการผลิตอะโรเมติกส์
เรียน เลขาธิการสำนักงานนโยบายและแผนสิ่งแวดล้อม
อ้างถึง หนังสือจากบริษัท เอสโซ่ฯ ที่ อส.ว.ล. 12/42 ลงวันที่ 29 ตุลาคม 2542
สิ่งที่ส่งมาด้วย ข้อมูลเพิ่มเติม

ตามหนังสือที่อ้างถึง บริษัท เอสโซ่ (ประเทศไทย) จำกัด (มหาชน) ขอเสนอข้อมูลเพิ่มเติมเกี่ยวกับเครื่อง
ผลิตไฟฟ้ากังหันแก๊สพร้อมหน่วยผลิตไอน้ำ ในการขอเปลี่ยนแปลงรายการเครื่องจักรของโครงการผลิตอะโรเมติกส์ ใน
โรงกลั่นน้ำมันเอสโซ่ครีราชา ภายหลังจากที่ได้มาเรียนปรึกษากับคุณตั้งวงศ์ เครือไฟเบอร์กลาส ที่กองวิเคราะห์ผลการทบทวนสิ่ง
แวดล้อม โดยมีสาระสำคัญคือ การอธิบายเพิ่มเติมเกี่ยวกับหลักการทำงานของเครื่องฯ การปรับลดการระบายน้ำ NOx จาก
ปล่อง การติดตั้งเพิ่มเติมอุปกรณ์ตรวจวัดการระบายน้ำก๊าซที่ปล่องแบบต่อเนื่อง อัตราการระบายน้ำก๊าซ NOx ที่ 7% ออกชิเจน
อุปกรณ์ลดเสียง และปริมาณการใช้น้ำ

จึงเรียนมาเพื่อโปรดพิจารณา

ขอแสดงความนับถือ

(ดร. สมรตน์ ยินดีพิทักษ์)

ผู้จัดการด้านสิ่งแวดล้อมและความปลอดภัย

ข้อมูลเพิ่มเติมเกี่ยวกับเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซ

1. หลักการทำงานของเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซ

เครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซที่จะนำมาใช้นี้เป็นเครื่องขนาดเล็ก กำลังการผลิตไฟฟ้า 25 เมกะวัตต์ รุ่น GE Frame 5 ที่ใช้กันแพร่หลายในอุตสาหกรรม โดยในการทำงานของเครื่องนี้ อากาศที่ความดันและอุณหภูมิบรรยายจะถูกดูดเข้าไปในเครื่องอัดอากาศ จากนั้น อากาศที่มีความดันสูงจะถูกส่งผ่านเข้าไปผ่านกับเชื้อเพลิงคือก๊าซธรรมชาติ และเผาไหม้ในห้องเผาไหม้ ส่วนผ่านหลังจากการเผาไหม้จะเป็นก๊าซที่มีความดันและอุณหภูมิสูงขึ้น และจะถูกส่งผ่านต่อไปที่บานหัน พลังงานที่เกิดขึ้นจากการหมุนของกันหันส่วนหนึ่งจะถูกนำไปใช้ในการขับเครื่องอัดอากาศในส่วนแรก และอีกส่วนหนึ่งจะถูกนำไปหมุนเครื่องกำเนิดไฟฟ้าเพื่อผลิตกระแสไฟฟ้า ก๊าซร้อนที่เหลือจะถูกส่งผ่านไปยังหน่วยนำกลับความร้อนมาผลิตไอน้ำ (Heat Recovery Steam Generator - HRSG) โดยในหน่วยนี้ ความร้อนจากก๊าซจะถูกถ่ายเทลงสู่น้ำ ซึ่งจะทำให้น้ำร้อนขึ้นจนกลายเป็นไอน้ำ หลังจากหน่วยนี้ ก๊าซจะถูกส่งออกสู่บรรยายที่อุณหภูมิที่ต่ำลงมาก ไอน้ำที่ได้จะถูกนำไปใช้ประโยชน์ต่อไป

การเผาไหม้ของก๊าซเชื้อเพลิงทำให้เกิดก๊าซออกไซด์ของไนโตรเจนขึ้น ปริมาณของออกไซด์ของไนโตรเจน (หรือที่เรียกว่า NO_x) จะขึ้นอยู่กับอุณหภูมิ และระยะเวลาในการเผาไหม้ ท่อโนโลยีที่จะใช้ในการลดออกไซด์ของไนโตรเจนที่เกิดขึ้นนี้ ทำโดยการฉีดไอน้ำเข้าไปที่บริเวณเปลวไฟในห้องเผาไหม้เพื่อลดอุณหภูมิของเปลวไฟลง ซึ่งทำให้ปริมาณการเกิดของออกไซด์ของไนโตรเจนลดลงได้ ระบบการเติมไอน้ำนี้ประกอบด้วยท่อที่ต่อไอน้ำเข้าไปยังเครื่องจักรกังหันก๊าซ พร้อมทั้งระบบควบคุมและอุปกรณ์วัด

หมายเหตุ

นอกเหนือจากวิธีเติมไอน้ำดังกล่าวซึ่งใช้กันอย่างแพร่หลายแล้ว การลดออกไซด์ของไนโตรเจนจากการเผาไหม้อาจทำได้โดยการให้ก๊าซร้อนที่เกิดขึ้นไหหล่อกันตัวเร่งปฏิกิริยา(Catalyst) ในบรรยายของก๊าซแอมโมเนียม แต่วิธีนี้ข้อเสียคือต้องใช้แอมโมเนียมในการทำปฏิกิริยา โดยแอมโมเนียมจะผ่านกับก๊าซและระบบออกสู่บรรยายที่เป็นมลพิษอีกอย่างหนึ่ง ในขณะเดียวกัน การเก็บแอมโมเนียมที่จะใช้ไว้ในถังบรรจุก็ทำให้มีความเสี่ยงเพิ่มขึ้น เพราะจะเป็นอันตรายต่อผู้ปฏิบัติงานและประชาชนหากมีการรั่วไหล นอกจากนี้ ตัวเร่งปฏิกิริยาโดยส่วนใหญ่จะเป็นสารไทยเนียน หรือวานาเดียมออกไซด์ ซึ่งมีอายุใช้งานประมาณ 5 ปีเท่านั้น สารเหล่านี้ถือว่าเป็นสารอันตรายที่ต้องมีการกำจัดอย่างถูกต้องและมีค่าใช้จ่ายที่สูงอีกด้วย

2. การปรับลดการระบายน้ำ NOx จากปล่อง

การควบคุมอัตราการระบายน้ำ NOx จากปล่องรวมของห้องร้อนกลั่นน้ำให้เกิน 9.3 ตันต่อวัน โดยลดลงเพิ่มเติมจากที่เสนอมาในเอกสารที่อ้างถึง สามารถทำได้ด้วยการปรับลดการผลิตไอน้ำจาก Boiler SG 1703/1704 และลดการใช้เชื้อเพลิงที่เหลือของ TARP ลง โดยใช้ไอน้ำจากเครื่อง GTG-3/HRSG-3 แทน

หมายเหตุ GTG-3 มีอัตราการระบาย NOx ที่ต่ำกว่า Boiler SG 1703/1704 เนื่องจากเครื่อง GTG-3 ใช้ระบบ Low NOx Burner และใช้ก๊าซเป็นเชื้อเพลิง 100% (คุราลดะอี้ดการระบายก๊าซจากแต่ละปล่องในตารางที่ 1)

อนึ่ง ในช่วงเวลาที่ผ่านมา ค่าสูงสุดของก๊าซมลพิษ (SOx/NOx) ที่ระบายออกจากปล่องรวมทั้งหมดของโรงกลั่นฯ ยังมีค่าต่ำกว่าค่าที่ได้รับอนุญาตไว้ ดังแสดงในตารางที่ 2 ทั้งนี้อาจเนื่องมาจาก การผลิตของโรงกลั่นฯ ยังไม่เต็มที่

3. อุปกรณ์ตรวจวัดการระบายก๊าซแบบต่อเนื่อง

จะมีการติดตั้งอุปกรณ์ตรวจวัดการระบายก๊าซ NOx แบบต่อเนื่อง (Analyzer) เพื่อเติมที่ปล่องของเครื่องผลิตไฟฟ้า กังหันก๊าซ (GTG-3)

4. อัตราการระบายก๊าซ NOx ที่ 7% ออกซิเจน

จากข้อมูลของบริษัทผู้ผลิต อัตราการระบายก๊าซ NOx จากปล่องของเครื่องผลิตไฟฟ้ากังหันก๊าซ (GTG-3) มีค่าเท่ากับ 42 ppm ที่ 15% ออกซิเจน ซึ่งเทียบเท่ากับ 98.5 ppm ที่ 7% ออกซิเจน ตามเอกสารของบริษัทผู้ผลิตที่แนบ หมายเหตุ หรือสามารถคำนวณได้จากสมการ

$$A_x = B_y (C-X)/(C-Y)$$

โดยที่ A_x = ppm NOx @ X% O₂

B_y = ppm NOx @ Y% O₂

C = % O₂ in air (approximate 21%)

5. อุปกรณ์ลดเสียง

เครื่อง GTG-3 / HRSG-3 มีอุปกรณ์ลดเสียง (Silencer) เป็นอุปกรณ์มาตรฐานที่จะติดตั้งมาพร้อมกับเครื่องฯ เพื่อช่วยลดเสียงในขณะมีการเป่าไอน้ำ (Steam blowout) ผ่าน Safety valve

6. ปริมาณการใช้น้ำ

หน่วยผลิตไอน้ำ (HRSG-3) จะใช้น้ำจีดประมาณ 50 ตันต่อชั่วโมง ในการผลิตไอน้ำ

สำหรับระบบหล่อเย็นของเครื่องฯ จะต้องมีการใช้น้ำในการหมุนเวียน ประมาณ 40 ตันต่อชั่วโมง แต่เนื่องจาก ระบบน้ำหล่อเย็นของโรงกลั่นฯ มีปริมาณน้ำอยู่ในระบบมากเพียงพอ เมื่อเทียบกับค่าความร้อนที่ต้องการหล่อเย็น ตามที่ได้อธิบายในเอกสารที่อ้างถึง จึงไม่ต้องมีการสูบน้ำเพิ่มเติมจากทะเล และไม่มีการติดตั้งเครื่องสูบน้ำเพิ่มเติม แต่ประการใด อนึ่ง ปริมาณน้ำที่ใช้ในระบบหล่อเย็นของเครื่องฯ คิดเป็นเพียงประมาณ 2% ของน้ำหล่อเย็นที่ใช้ใน โรงกลั่นฯ ทั้งหมดเท่านั้น

TABLE 1

SRIRACHA SITE EMISSION BALANCE
SO₂ AND NO_x EMISSIONS

Emission Sources		Pre GTG-3		Post GTG-3		REMARKS
		SO ₂	NO _x	SO ₂	NO _x	
		(g/s)	(g/s)	(g/s)	(g/s)	
1	PF-1 Furnace (F-400)	0.01	1.88	0.01	1.88	
2	VPS-1 Furnace (F-600)	0.01	0.71	0.01	0.71	
3	CCR Platformer Furnace (F-3401)	0.01	2.94	0.01	2.94	
4	NHF-1 Furnace (F-301)	0.01	0.19	0.01	0.19	
5	GOHF-1 Furnace (F-201)	0.01	0.63	0.01	0.63	
6	SRU Incinators	0.66	0.35	0.66	0.35	
7	TAP Furnace (F-2201)	0.01	0.30	0.01	0.30	
8	GTG-1 + HRSG	0.13	20.00	0.13	20.00	
9	GTG-2 + HRSG	0.13	20.00	0.13	20.00	
10	GOHF-3	0.01	0.70	0.01	0.70	
11	APS-1 Furnace (F-101)	16.40	6.27	16.40	6.27	
12	APS-1 Furnace (F-102)	7.50	3.20	7.50	3.20	
13	APS-2 + VPS-2 (Note 1)	70.50	11.85	70.50	11.85	
14	GOHF-2	0.01	0.85	0.01	0.85	
15	Power Boilers (SG-1703/1704)	14.10	8.38	14.10	2.60	Lower load due to steam production from new HRSG, by reducing gaseous fuel ~ 140 FOEB/D
16	FCCU Regen	172.00	7.92	172.00	7.92	
17	TARP Stack	66.00	20.22	66.00	19.29	Lower firing rate due to new hot oil-preheater using steam from new HRSG, by reducing gaseous fuel ~ 50 FOEB/D
18	TARP - Kero Stack	0.01	0.70	0.01	0.70	
19	TARP - NHF-2 Furnace (Note 1)	-	-	-	-	
20	GTG-3 + HRSG (New)	-	-	0.00	6.71	Use Low NO _x Burner, and Natural gas fuel
Total Emission Rate (g/s)		347.51	107.09	347.51	107.09	
Total Emission Rate (Tons/Day)		30.0	9.3	30.0	9.3	
Previous EIA Approved Limits (Tons/Day)				30.0	9.8	

NOTE:

- 1) APS-2/VPS-2 and TARP-NHF-2 use the common stack.

TABLE 2
SRIRACHA SITE EMISSION DATA

Emission Sources	Stack Parameters				Pre GTG-3		Experienced Max		Post GTG-3		Mode of Monitoring
	Height (m)	Diameter (m)	Temp (°C)	Velocity (m/s)	SO2 (g/s)	NOx (g/s)	SO2 (g/s)	NOx (g/s)	SO2 (g/s)	NOx (g/s)	
	52.0	2.01	370	4.78	0.01	1.88	0.01	1.88	0.01	1.88	Calculation
1 PF-1 Furnace (F-400)	52.0	2.01	370	4.78	0.01	1.88	0.01	1.88	0.01	1.88	Calculation
2 VPS-1 Furnace (F-600)	33.2	0.91	405	8.00	0.01	0.71	0.01	0.60	0.01	0.71	Calculation
3 CCR Platformer Furnace (F-3401)	76.2	1.98	177	8.02	0.01	2.94	0.01	2.80	0.01	2.94	Manual sampling
4 NHF-1 Furnace (F-301)	30.5	0.91	289	6.89	0.01	0.19	0.01	0.19	0.01	0.19	Calculation
5 GOHF-1 Furnace (F-201)	27.4	0.79	322	6.20	0.01	0.63	0.01	0.63	0.01	0.63	Calculation
6 SRU Incinators	91.4	1.71	590	6.31	0.66	0.35	0.50	0.30	0.66	0.35	Analyzer
7 TAP Furnace (F-2201)	6.6	0.61	316	7.71	0.01	0.30	0.01	0.30	0.01	0.30	Manual sampling
8 GTG-1 + HRSG	30.5	2.13	188	27.10	0.13	20.00	0.10	18.00	0.13	20.00	Manual sampling
9 GTG-2 + HRSG	30.5	2.13	188	27.10	0.13	20.00	0.10	18.00	0.13	20.00	Manual sampling
10 GOHF-3	24.4	1.01	295	6.30	0.01	0.70	0.01	0.70	0.01	0.70	Manual sampling
11 APS-1 Furnace (F-101)	39.0	2.44	350	7.56	16.40	6.27	15.00	5.00	16.40	6.27	Manual sampling
12 APS-1 Furnace (F-102)	68.0	1.52	230	6.91	7.50	3.20	6.00	2.80	7.50	3.20	Manual sampling
13 APS-2 + VPS-2 (Note 1)	122.0	3.20	320	10.39	70.50	11.85	60.00	10.00	70.50	11.85	Analyzer
14 GOHF-2	24.4	0.76	300	7.60	0.01	0.85	0.01	0.85	0.01	0.85	Manual sampling
15 Power Boilers (SG-1703/1704)	30.5	1.32	250	14.50	14.10	8.38	14.00	8.20	14.10	2.60	Manual sampling
16 FCCU Regen	91.5	1.37	320	38.75	172.00	7.92	135.00	7.50	172.00	7.92	Analyzer
17 TARP Stack	70.0	4.43	246	7.80	66.00	20.22	66.00	20.22	66.00	19.29	Analyzer
18 TARP - Kero Stack	25.9	1.22	295	7.60	0.01	0.70	0.01	0.70	0.01	0.70	Manual sampling
19 TARP - NHF-2 Furnace (Note 1)	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	
20 GTG-3 + HRSG (New)	30.5	3.25	211	20.35	-	-	-	-	0.00	6.71	Analyzer
							(Note 2)	(Note 2)			
Total Emission Rate (g/s)					347.51	107.09	296.79	98.67	347.51	107.09	
Total Emission Rate (Tons/Day)					30.0	9.3	25.6	8.5	30.0	9.3	
Previous EIA Approved Limits (Tons/Day)									30.0	9.8	

NOTE:

- 1) APS-2/VPS-2 and TARP-NHF-2 use the common stack.
- 2) Refinery was not run at full capacity during the past period

02/12/99 THU 08:31 FAX 6638 768733
00:07 OH:PIGNUNE TUGE

6638 768733
ESSO SRIRACHA SUP 3
39 055 5232800

A:6638 352226

002

PAG.:01



Nuovo Pignone

Via Felice Matteucci, 2
50127 - FIRENZE (Italy)

Tel. n. +39 55 423211
Telex n. 571320
Fax n. +39 55 4232800

A / To:

Da / From: P. GARBARINO

Società / Company: FWIC (THAILAND BRANCH)

Tel. / Phone: 055/4238041

Destinazione / Location: Materioal Management Group

Ufficio / Dept.: GECO/TUGE

Alt. Sig. / Attn.: Mr Nadeem Khan

Prot. N. / Ref.: 216/00/2465

Fax N. / No.: +66.38.352.226

Data / Date: 01/12/99 10.36

COPIA PER / COPY TO:

OGGETTO / SUBJECT: Esso THAI SRIRACHA

Società / Company:

SEPSUP project - Turbo Generators

Destinazione / Location:

NP job N° 1705509

Att. Sig. / Attn.: Mr A.CONNELLY

Contract n° 623001 / 19300

Fax N. / No.:

Foglio N.: 1 di Fogli N.: 3
Page No.: of:

Correspondance Ref. n°NP_ET046

SUBJECT : OEPPS REQUEST
ReL : FWIC fax n° T-FW/NP-034

With reference to Your fax in subject please note as follow:

- 1 The emissions data at the conditions requested are in attachment
- 2 Analysers SO₂ and NOx to monitor emission, are to installed in the exhaust duct (not in NP scope of supply), and not depend on GT control logic. We are checking about NP experience to supply these Analysers, and we will inform You about delivery time and cost.
- 3 the noise emissions at the steam blow out of the GTG will be in compliance with the requirement of 85 dBA max.

Best Regards
P. Garbarino

P.C. G. Ficano [PE/TUGA]
S. Grazzini [SIEL/TING]



cc. Frazer Evans

ESTIMATED PERFORMANCE - PG5371 (PA)

LOAD CONDITION		BASE	60%
AMBIENT TEMP.	- Deg C.	25	25
OUTPUT	- kW	25090.	15560.
HEAT RATE (LHV)	- kJ/kWh	12850.	14810.
HEAT CONS. (LHV) X10^-6	- kJ/h	322.3	230.4
EXHAUST FLOW X10^-3	- kg/h	435.0	430.0
EXHAUST TEMP	- Deg C.	492.	380.
EXHAUST HEAT X10^-6	- kJ/h	207.0	159.2
STEAM FLOW	- kg/h	4890.	2000.

NOX	- ppmvd @ 15% O2	42.	42.
NOX AS NO2	- kg/h	24.	17.
CO	- ppmvd	10.	26
CO	- kg/hr	4.	10
UHC	- ppmvw	7.	7
UHC	- kg/h	2.	2
PART	- kg/h	1.0	1.0

47% O2 98.5 ppmvd NO,

EXHAUST ANALYSIS % VOL.

ARGON	0.87	0.88
NITROGEN	72.76	74.19
OXYGEN	14.22	16.11
CARBON DIOXIDE	3.24	2.33
WATER	0.91	6.49

SITE CONDITIONS

ELEVATION	- m.	0
SITE PRESSURE	- bar	1.014
INLET LOSS	- mm Water	100
EXHAUST LOSS	- mm Water	250
RELATIVE HUMIDITY	- %	70
FUEL TYPE	-	CUST GAS
FUEL LHV	- kJ/kg	32323
APPLICATION	-	5A3 AIR-COOLED GENERATOR
COMBUSTION SYSTEM	-	NON-DLN COMBUSTOR