

کارخانه تبدیل متان به بنزین (MTG) منبعی برای سوخت مایع در زلاندنو^۱

ترجمه: محمد رضا سعیدی*

اندکی بیش از یکسال است که شرکت سوخت سنتزی زلاندنو^۲ اولین کارخانه تبدیل متان به بنزین در جهان را راه اندازی کرده است. عملکرد یکسال گذشته این کارخانه بیش از حد انتظار صاحبان، طراحان، و سازندگان آن بوده است.

بهر حال موفقیت کارخانه غیرموجه نمی باشد. شرایط اقتصادی جهان در زمان طراحی و سرمایه گذاری کارخانه، با شرایط فعلی آن متفاوت بوده است. گرچه نمی توان کارخانه را در این مرحله یک موفقیت در سرمایه گذاری دانست، ولی این امر ممکنست بایک جهش ناگهانی در قیمت نفت خام، تغییر نماید. اما صرف نظر از مسائل مالی، کارخانه هدف استراتژیکی زلاند نو در مورد کاهش وابستگی به نفت خام خارجی را برآورده است.

اخیراً "هنگام بازدید کارخانه، در رابطه با سمپوزیوم چند ملیتی تولید سوخت و مواد شیمیائی از گاز طبیعی (با میزبانی دانشگاه اکلند)، ایده و سازماندهی پروژه تبدیل متان به بنزن توسط ریاست شرکت، آقای سی. جی. مایدن^۳ تشریح گردید.

قبل از افزایش قیمت نفت توسط اوپک در اواخر سال ۱۹۷۳، زلاندنو

* دانشیار دانشکده شیمی، دانشگاه صنعتی اصفهان.

1. Haggin, J., "Methane-to-Gosoline Plant Adds to New Zealand Liquid Fuel Resources" Chemical & Engineering News. pp 22-25, June 22, 1987.
2. New Zealand Synthetic Fuel Corp.
3. C. J. Maiden

تمامی سوخت مایع خود را از خارج وارد می نمود. در آن زمان نفت وارداتی حدود ۶۰ درصد انرژی اولیه مورد نیاز کشور را تامین میکرد، در حالیکه هزینه آن به کمتر از ۵ درصد درآمد حاصله از صادرات کشور میرسید. پس از افزایش اولیه قیمت نفت توسط اوپک، زلاندنومی بایست ۲۰ تا ۳۰ درصد درآمد حاصل از صادرات خود را برای خرید سوخت مایع صرف می کرد و این فشار بزرگی بر اقتصاد کشور بود. در سال ۱۹۷۹ که قیمت نفت مجدداً افزایش یافت، این فشار فزونی یافت. در آن زمان زلاندنوشدیدا "به نفت خام ایران وابسته گردید.

پس از انقلاب ایران دولت زلاندنوهیات امنائی را با هدف کاهش سوخت مایع وارداتی تشکیل داد. هیات مزبور به ذخائر گاز طبیعی سواحل این کشور توجه پیدا نمود.

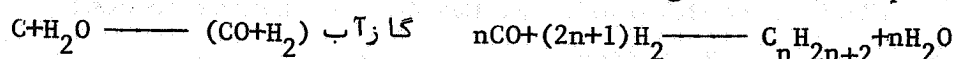
پس از بررسی امکانات مختلف، هیات دو پروژه را توصیه کرد. اولین پروژه تولید بنزین سنتزی تا میزان ۶۰،۰۰۰ تن در سال از تبدیل متان به بنزین، با استفاده از فرآیند موبیل بود. دومین پروژه، تهیه متانل از گاز طبیعی بود، تا متانل با درجه شیمیائی^۱ تهیه و عمدتاً جهت صادرات مصرف گردد، و بقیه به مصارف داخلی و سوخت برسد. همچنین به پالایشگاه اصلی زلاندنو توصیه گردید تا سیستمات خود را در مارسدن پینت^۲ توسعه داده و تولید بنزین سنتزی را به عهده گیرد. در طرح اولیه، قرار شد که زلاندنوبا در اختیار گرفتن امکانات سوختی، تا ۵۰ درصد در سوخت موتور خود کفا شود.

تنها فرآیند شناخته شده و قابل رقابت با MTG موبیل، فرآیند شیمیائی و کلاسیک فیشر- تراپ* در آفریقای جنوبی است. هیات امنائی تعیین شده، فرآیند MTG موبیل را انتخاب نمود.

1. Chemical Grade

2. Marsden Point

* روش تهیه هیدروکربن های اشباع شده از گاز، آب و هیدروژن را فرآیند Fischer-Trapsch می نامند که طبق فرمولهای زیر انجام میگیرد (مترجم).



در بین سالهای ۱۹۸۰ تا ۱۹۸۲، مذاکرات مقدماتی بین دولت زلاندنو و شرکت موبیل کامل شد و مدیریت کلی پروژه به شرکت موبیل محول گردید. شرکت بکتل^۱ نیز بعنوان هماهنگ کننده سرویس های پروژه انتخاب گردید، و قرارداد نهائی ایجاد کارخانه در فوریه ۱۹۸۲ به امضاء رسید. شرکت موبیل با ۲۵ درصد سهام بعنوان سهامدار جزء، و بقیه سهام کارخانه و مدیریت آن متعلق به شرکت سوخت سنتزی زلاندنو میباشد.

همچنین شرکت داوی مک کی^۲ واقع در فلوریدا صاحب امتیاز صنایع شیمیائی امپریال در فرآیند متانل در زلاندنو میباشد.

بعد از تحقیقات لازم، محل کارخانه در زمینی به مساحت تقریبی ۱۸۰ هکتار در منطقه تاراناکا^۳ در جزیره شمالی زلاندنو در مقابل دریای تسمن^۴ در نظر گرفته شد، که در نزدیکی میدان های گاز سواحل دریا و خشکی زلاندنو قرار دارد. کارخانه با ظرفیت تبدیل حدود ۴۹ تا ۵۲ میلیون فوت مکعب گاز طبیعی در سال به ۱۴۴۵۰ بشکه بنزین در روز طرح ریزی گردید.

هزینه پروژه حدود ۱/۵ میلیارد دلار تخمین زده شد و اعتبار مربوطه توسط گروه بین المللی سیتی کورپ^۵ و ۴۱ بانک بین المللی مجموعاً به مقدار ۱/۷ میلیارد دلار تامین گردید. وام دریافت شده میباشد در ظرف ۱۰ سال بازپرداخت گردد.

بعلت عدم تجارب کافی متخصصین زلاندنو در ساخت قطعات کارخانه در محل، و زمان تعیین شده، قرار شد که قطعات کارخانه در خارج از کشور ساخته شود، لذا قطعات مورد نظر توسط شرکت هیتاچی - زوسن^۶ در ژاپن ساخته شده و در فاصله اوت ۱۹۸۳ تا مارس ۱۹۸۴ به زلاندنو حمل گردید سنگین ترین قطعه ساخته شده با ابعاد ۸۲×۷۵×۳۹ فوت، ۶۴ تن وزن داشت. این قطعه و بقیه ۷۶ قطعه پیش ساخته پس از ارسال به بندر تاراناکا، از جاده های موجود به محل کارخانه حمل گردید.

اولین متانل در اکتبر ۱۹۸۵ و اولین بنزین ۵ روز بعد تهیه

-
- | | | |
|------------|---------------|------------------|
| 1. Bechtel | 2. Davy McKee | 3. Taranaki |
| 4. Tasman | 5. Citicorp | 6. Hitachi-Zosen |

گردیدند. ماه بعد، ۴،۰۰۰ گالن بنزین مخلوط ساخته شده از کارخانه حمل گردید و سپس تهیه تجارتي آن از آوریل ۱۹۸۶ شروع شد. طبق گزارش رئیس شرکت، قیمت تمام شده کارخانه با ۱۷ درصد کمتر از میزان پیش بینی شده، یعنی بالغ بر ۱/۲ میلیارد دلار گردید و بنظر میرسد کلیه وامهای دریافت شده تا سال ۱۹۹۵ بازپرداخت گردد. اخیراً "خط مشی قیمت گذاری بنزین توسط دولت زلاندنو تغییر کرده است. در ابتدا قیمت گذاری بنزین براساس قیمت تمام شده پالایشگاه توسعه یافته مایرسدن پینت بود. اما امروزه، بنزین براساس قیمت صادراتی روز بفروش میرسد که بمیزان قابل توجهی کمتر از قیمت تمام شده مایرسدن پینت می باشد. بعد از سال ۱۹۹۵ که تمام وامهای کارخانه بازپرداخت خواهد شد، قیمت بنزین تمام شده قابل رقابت با سایر منابع تهیه بنزین خواهد بود. قبل از آن تاریخ برحسب قیمتهای روز نفت خام، بنزین حاصله از متان، ممکن است کمتر از قیمت تمام شده بفروش برسد.

اهمیت این کارخانه در زلاندنو نباید فقط از نظر اقتصادی بررسی گردد. گرچه خطی مشی دولت زلاندنو قیمت نفت خام و صادراتی میزان سود دهی کارخانه را تعیین می کند، ولی برآورد می شود که کارخانه حداقل می تواند پس از بازپرداخت وام دریافتی، مخارج خود را تامین نماید. در هر صورت کارخانه مذکور یکی از راههایی است که اسلحه استراتژیک قابل ملاحظه ای در اختیار دولت زلاندنو قرار داده است. در حال حاضر این کشور تا حدود ۵ درصد از سوخت مایع خود کفاست، که حدود ۲۰ درصد آن از میعان گاز میدانهای مایو^۱ و کاپونی^۲، ۱۴ درصد از پروژه متان به بنزین، ۵ درصد از گاز مایع تحت فشار (LPG) و استفاده آن در وسائل نقلیه و ۱۱ درصد از مخازن نفت داخلی تامین میگردد.

مراحل اصلی بهره برداری کارخانه توسط سرمهندس کارخانه آقای ک. جی. آلن^۳، دربار دید فوق الذکر تشریح گردد. کارخانه برای

1. Maui 2. Kapuni 3. K. G. Allen

تبدیل ۴۹/۵ میلیاردفوت مکعب گاز به ۶۲۷۰۰۰ تن بنزین در سال، با عدد اکتان ۹۲ (RON=۹۲) و با فشار بخار Reid (RVP) برابر ۸۲۴ میلی-بار (۱۲ psi)، طرح ریزی شده است. گاز مورد استفاده، مخلوط گازهای میدان مای و وکاپونی است که به ترتیب دارای ۵ و ۴۴ درصدی اکسیدکربن هستند. مخلوط دو گاز دارای ۱۶ تا ۱۷ درصدی اکسیدکربن است و این مقدار در طرح ریزی ۱۳/۴ درصد در نظر گرفته شده بود.

شرکت سوخت سنتزی زلاندنومبلغی با بست هزینه‌ها و کارمزدهای وابسته منظور مهیا کردن ۱۶ درصد بهره روی سرمایه‌های در معرض مخاطره صاحبان سهام برای جبران هزینه‌های مالیات، ارزشکاست، تورم از دولت دریافت کرده است. طبق قرارداد، شرکت میباید راندمان بهره‌پردازی را با توجه به تغییرات و ترکیب منابع تغذیه گاز طبیعی تخمین بزند. این عمل با فرآیند شبیه‌سازی آسپین^۱ انجام شده است که عبارت از یک برنامه نرم‌افزار کامپیوتری است، و مشترکاً "توسط این شرکت و دای مک‌کی برای این منظور تهیه شده است."

تحت شرایط طرح ریزی شده، حدود ۵/۵ میلیون فوت مکعب استاندارد در ساعت گاز طبیعی به حدود ۱/۸ میلیون گالن متانل خام در روز تبدیل می‌شود. این عمل با تهیه محلول ۸۳ درصد متانل در آب در دو کارخانه بطور موازی انجام می‌شود. متانل خام با فرآیند MTG موبیل به ۶۰۷۰۰۰ گالن (۱۸۵۰ تن) بنزین در روز تبدیل می‌گردد. تنها محصول این کارخانه بنزین مخلوط مرغوب با عدد اکتان ۹۲ است. بنزین حاصله با خط لوله به بندرتاواناکی و آنجا با تانکرها به پالایشگاه‌ها مرسدن پینت برای برای اختلاط و توزیع و یا صدور حمل می‌گردد.

گاز طبیعی که کارخانه را تغذیه می‌کند، از منابع گاز طبیعی مایونسی و کاپونی در فشار ۴۵ بار مخلوط می‌شوند. وقتی گاز به کارخانه می‌رسد فشار آن به ۳۲ بار تقلیل یافته و جهت تغذیه دو کارخانه مشا به تهیه متانل و همچنین سوخت به سه بخش تقسیم می‌گردد.

1. Aspen Process Simulator

گاز هردو میدان عاری از گوگرد هستند، ولی از نظر احتیاط، گازها از روی بستر اکسیدروی در 350°C عبور داده می‌شوند. سپس گاز با آب داغ و بخار آب اشباع شده بنحویکه بخار به کربن تاسه به یک افزایش می‌یابد. مخلوط بخار و گاز تا 428°C در فشار ۲۰ بار داغ می‌شود و سپس به کوره‌های مبدل وارد می‌گردند.

کوره‌های مبدل از انواع داوی مک کی متداول، ساخته شده است و در آنها، ۶۸۰ تن لوله درده ردیف مرتب شده و با مشعل‌های سوخت گازی داغ می‌شوند که ۳۵۰ MW قدرت حرارتی دارند. گازهای تبدیل یافته، ابتدا به 550°C در دمای بویلر با فشار بالا سرد می‌شوند و سپس در محل تغذیه اولیه گاز و بویلرهای آب مورد استفاده، مجدداً "سرد شده و بالاخره در مبدل‌های آبی به 35°C در ۱۷ بار می‌رسند.

گاز تبدیل یافته را در سه مرحله با کمپرسور به فشار ۱۰۰ بار می‌رسانند و به مبدل‌های متانل تزریق می‌شوند که با چرخش کمپرسور معادل ۵ MW است. گاز قابل تبدیل و گاز جبرانی (در صورت لزوم) داغ شده در مبدل‌های متانل برشش بستر حاوی کاتالیزور اکسیدروی، مس و آلومینیم وارد می‌شوند. قسمتی از گاز به محل ورودی راکتور و بقیه به عنوان گاز فروکش کننده واکنش به قسمت تحتانی بستر حاوی کاتالیزور وارد می‌شوند. مواد حاصله در راکتور قبل از ورود به کمپرسورها، سرد می‌شوند، و متانل خام به تانک‌های کارخانه MTG وارد می‌گردند.

فرآیند MTG بکار گرفته شده در این کارخانه از نوع تکنولوژی بستر ثابت است. واکنش کلی تبدیل متانل به هیدروکربن‌های با محدوده جوش بنزین است. محصولات اصلی شامل ایزوپارافین‌ها، ترکیب‌های آروماتیک، و اولفین‌ها می‌باشند. واکنش‌ها گرمازا با گرمای واکنش معمولی ۱/۷۴ مگاژول بر کیلوگرم می‌باشند. برای کنترل واکنش‌ها مقدار زیادی از گرمای ایجاد شده را باید در دو مرحله خارج نمود. در اولین مرحله، در راکتورهای متیل اتر، متانل خام تیخیر شده و قسمتی از آن در مجاورت آلومینیم اکسید، آگیری شده،

1. Quench Gas

1. Recycle Gas 2. De-Ethaniser 3. Durene

راندمان حرارتی کا رخانه حدود ۵۳ درصد است که مقداری از حرارت با سیستم های مبرد آبی تخلیه می گردد. در طرح کا رخانه ۷۲۵ مگاوات حرارت در ۱۸ مبرد تخلیه می گردد، و ۹ میلیون گالن در ساعت آب سرد در مبردها دور می زند. در هر لحظه، مقدار آب در حوضچه ها ۳/۴ میلیون گالن است.

بعد از متجاوزا زیکسال بهره برداری کک^۱ نا خواسته در کاتالیزورهای تبدیل کننده ظاهر شده و ته نشست کرده است. لذا کا رخانه برای مدتی جهت کک زدائی بسته شد. ظاهرا " در صد سیار کمی از هیپوکربن های سنگین تر (بالای C_{۲۰}) در کا زورودی باعث ایجاد کک شده است. اواخر سال جاری هردو کا رخانه موازی تهیه متانل برای نگهداشت تعطیل خواهد شد و کاتالیزورهای تبدیل کنند با مخلوطی مساوی از کاتالیزورهای تبدیل کننده و کاتالیزور فعال شده قلیائی^۲ تعویض خواهند شد. انتظار می رود که این مخلوط کاتالیزوری جدید، با ایجاد شرایط کاهش دهنده در رویه بستر کاتالیزوری، در برابر هیپروکربن های سنگین تر و تبدیل آنها به کک مقاوم تر باشند.

بر طبق اظهار آقای آلن، کا رخانه MTG بطور موفقیت آمیز از مرحله پیلوت روزی ۵۰۰ کیلو گرم، به اشل تجاری، ۱۸۷۰ تن در روز - تبدیل گردید. راندمان و ترکیب درصد محصولات، و عملکرد کاتالیزور، بجز در مورد رسوب کک بر روی کاتالیزورها، با آنچه که پیش بینی می شد، مطابقت داشت. اکثر تغییرات در کا رکا رخانه MTG براثر کاهش تولید متان بوده است.

-
1. Coke
 2. Alkali - Promoted Catalyst

