

بازیافت گازهای ارسالی به فلر در پالایشگاهها

محمد علی نامداریان

Email: namdarian262000@gmail.com

چکیده - صنعت پالایشگاه بعنوان یکی از مصرف کنندگان عمده انرژی محسوب شده و هزینه زیادی در آن صرف تأمین انرژی می شود. در طی فرآیند های پالایش مقدار زیادی گاز و مواد سوختی بدون استفاده، مستقیماً "واژ طریق فلر وارد اتمسفر می شود. سوزاندن این گازها در فلر علاوه بر ایجاد مشکلات زیست محیطی، به نوعی هدر دادن منابع اقتصادی نیز به حساب می آیند. در صورتیکه با استفاده از تکنولوژی مولدهای مقیاس کوچک (DG) و سیستم بازیابی گازهای ارسالی به فلر (FGRS) می توان از گازهای فلرینگ پالایشگاه استفاده نموده و از این طریق انرژی الکتریکی تولید نمود. با این روش نه تنها بازیافت انرژی صورت می گیرد بلکه با اجرای این طرح از میزان انتشار گازهای گلخانه ای مانند CO₂ کاسته می شود.

کلید واژه - پالایشگاه، فلر، بازیافت انرژی، FGRS - DG

۱- مقدمه

در عرصه رقابت جهانی و در راستای تولید بیشتر، هزینه کمتر، صنایعی موفق خواهند بود که در این رقابت با تحقیقات و مطالعات بیشتر، موفق به یافتن راهکارهایی جهت جلوگیری از اتلاف در مصرف انرژی و جلوگیری از آلودگی محیط زیست گردند.

صنایع پالایش نفت، گاز و پتروشیمی نیز که به عنوان یکی از مصرف کنندگان عمده انرژی محسوب می شود از این امر مستثنی نمی باشد. در اغلب فرآیندهای شیمیایی مانند پالایشگاههای نفت، گاز و پتروشیمی، یکی از ابزارهای ایمنی و کنترل فشار، شبکه رهاسازی گازهاست که در آخرین قسمت این شبکه، برج فلر قرار دارد.

در این شبکه گازهای اضافی پس از جمع آوری از واحدهای مختلف به سمت برج فلر فرستاده می شود تا سوخته شوند. حجم زیادی از این گازها از ارزش سوختی بالایی برخوردار بوده و در برخی موارد می توان از آنها به عنوان خوراک واحدهای مختلف نیز استفاده کرد. سوزاندن این گازها در فلر علاوه بر ایجاد مشکلات زیست محیطی مثل انتشار گازهای گلخانه ای، انتشار آلاینده های هوا، صدا و بوی نامطبوع به نوعی هدر دادن منابع اقتصادی نیز به حساب می آیند. از آنجا که اصلی ترین راه اتلاف انرژی در پالایشگاهها همین سیستم فلرینگ بوده و عمدتاً "بیشترین میزان آلاینده های زیست محیطی نیز از همین سیستم متصاعد می گردد، توجه به بهینه سازی عملکرد و اصلاح این بخش از اهمیت بسزایی برخوردار بوده و هست.

با آنکه هدف از طراحی فلر ایجاد امنیت و ایمنی برای مجموعه واحدها و کارکنان در برابر خطرات احتمالی ناشی از

افزایش فشار و شعله و رشدن گازهای پرفشار است، اما در عوض این سیستم به میزان زیادی آلودگی زیست محیطی مانند NOX و SOX و گازهای گلخانه ای مثل CO₂ و CO و نیز هیدروکربنهای نسوخته ایجاد نموده و مقدار زیادی انرژی را نیز از بین می برد. تا به امروز روشها و راهکارهای گوناگونی جهت کاهش و یا بازیابی گازهای ارسالی به فلر ارائه گشته که عمدتاً "بر روی اصلاح واحدهای تولید کننده گازها و یا در خود سیستم فلرینگ موجود صورت می گیرد. اما می توان با توجه به توجیحات اقتصادی، به کمک تکنولوژی مولدهای مقیاس کوچک (DG) و سیستم بازیابی گازهای ارسالی به فلر (FGRS) از گازهای فلرینگ پالایشگاه استفاده نموده و از این طریق انرژی الکتریکی تولید نمود. پیرو این فرآیند آلودگی ناشی از سوختن گازها نیز بطور بسیار محسوسی کاهش خواهد یافت. سیستم تولید برق از گازهای فلرینگ علاوه بر این مزایای دیگری نیز دارد که از آن جمله می

توان به: کاهش هزینه سوخت مصرفی، کاهش شعله آشکار - کاهش مصرف و هزینه تأسیسات مرتبط با سیستم فلرینگ و..... اشاره نمود.

۲- طراحی سیستم

این بخش شامل چهار قسمت عمده می باشد:

- ۱- آنالیز گازهای فلر
- ۲- فشرده سازی گاز فلر
- ۳- انتقال گاز بازیافتی به واحدهای DG
- ۴- طراحی و انتخاب DG

۲-۱: آنالیز گازهای فلر

مهمترین نکته در طراحی سیستم تولید برق از گازهای فلر آن است که حضور سیستم DG در کنار سیستم فلرینگ موجود، خدشه ای در عملکرد اضطراری سیستم فلرینگ ایجاد ننماید. لذا با توجه به این نکته اطلاعات و داده های مورد نیاز جهت طراحی سیستم انجام می گیرد. چون ساختار DG در این پروژه به گونه ای است که از موتورهای گازسوز از نوع سوخت فلر سوز استفاده می گردد، لذا می بایست آنالیز کلی از گازهای فلر و نیز خود سیستم فلرینگ در اختیار باشد و با توجه به نتایج چنین آنالیزی مقادیر متغیرهای مورد نظر جمع آوری گردد. از آنجا که خواص عمومی جریان خط لوله اصلی سیستم فلرینگ از جمله شدت جریان، دما، فشار و ترکیب درصد و..... بشدت متغیر می باشد لذا نیاز به یک الگوی خاص جریان و خواص آن مورد نیاز خواهد بود تا مقدار حداقل مشخصات گاز مورد نیاز DG فراهم گردد.

با توجه به این موضوع در قدم اول در طی چندین هفته وضعیت این جریان به طور کامل اندازه گیری و ثبت می گردد. و بطور همزمان ترکیب درصد نمونه های بدست آمده نیز باید توسط آزمایشگاه مستقر در پالایشگاه مشخص گردد. جدول ۱ ترکیبات موجود در یک نمونه را نشان می دهد.

جدول (۱) - میزان ترکیبات موجود در نمونه گاز فلر پالایشگاه نفت شیراز

نوع گاز	مقدار بر حسب درصد
H2	55.1
H2s	7.2
C1	23.9
C2	4.1
C3	4.0
IC4	1.4
nC4	1.8
IC5	1.1
nC5	0.6
C6+	0.8

۲-۲: فشرده سازی گاز فلر

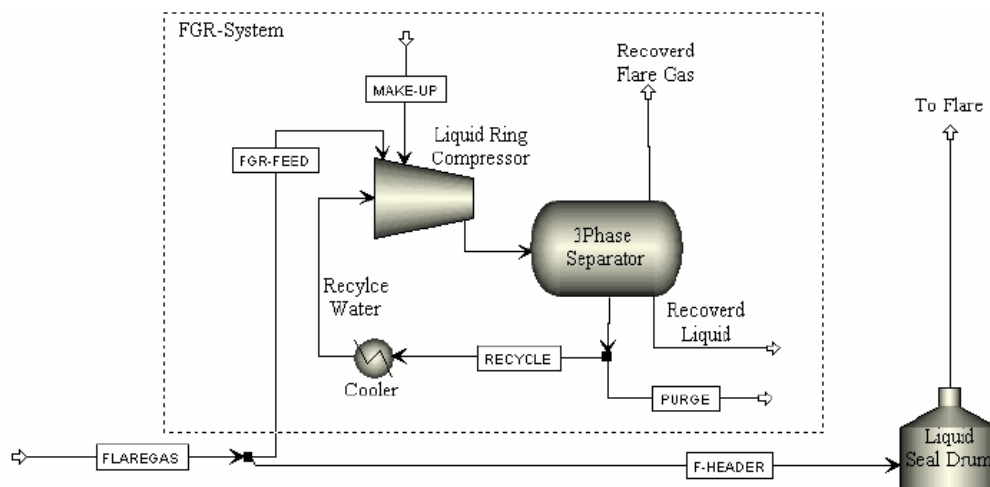
پس از پشت سر نهادن مرحله اول سیستمی خاص جهت فشرده سازی و بازیابی گازها ارائه گردد و از لحاظ تکنولوژی های مورد نیاز، هزینه های احتمالی مورد ارزیابی قرار گیرد. بطور خلاصه میتوان موارد زیر را که در این مرحله باید مورد توجه قرار گیرد را بیان نمود.

هزینه تغییرات احتمالی در سیستم فلرینگ موجود

هزینه تجهیزات مورد نیاز (خصوصاً "کمپرسور")

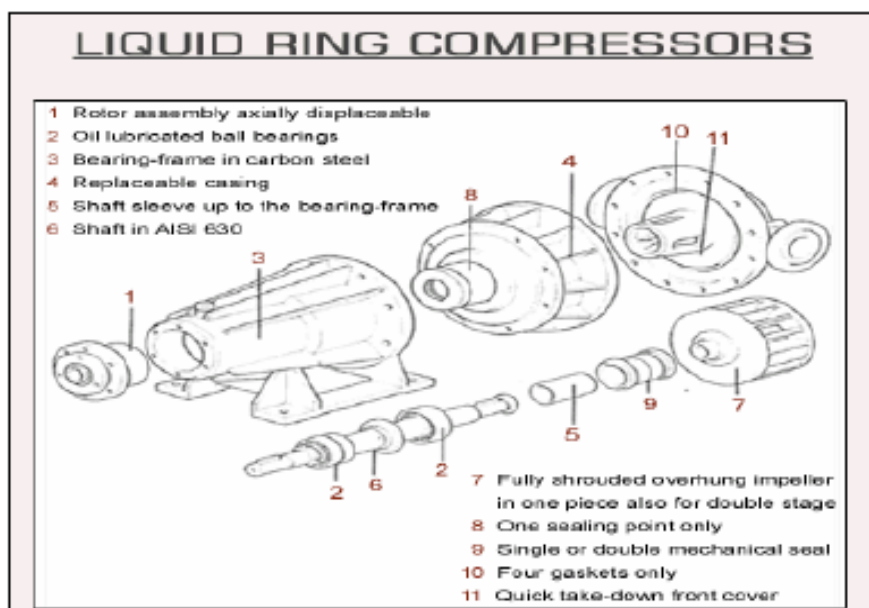
هزینه عملیات و تعمیرات

برای فشرده ساختن گازها و طراحی واحد بازیافت گازهای فلر، معمولاً از کمپرسورهای دارای چرخه مایع و یا کمپرسورهای رفت و برگشتی استفاده می کنند. مزیت کمپرسورهای دارای چرخه مایع خنک شدن گازها در هنگام کمپرس شدن توسط انتقال حرارت گاز با مایع داخل کمپرسور (معمولاً آب) می باشد. در صورت تمایل به جداسازی سولفید هیدروژن از گازهای فلر می توان از آمین به جای آب در این کمپرسورها استفاده کرد. کمپرسورهای رفت و برگشتی را بسیار راحتتر از کمپرسورهای با چرخه مایع می توان خریداری کرد. همچنین تهیه لوازم یدکی، تعمیرات و نگهداری این نوع از کمپرسورها راحتتر می باشند. در صورت استفاده از کمپرسورهای رفت و برگشتی باید به این نکته توجه کرد که در صورت افزایش دما بیش از حد مجاز امکان انفجار وجود دارد. بنابراین جهت بالابردن ایمنی بهتر است از کمپرسورهای با چرخه مایع استفاده کرد. یکی از سیستمهای معروف در این زمینه، FGRS می باشد. شمای کلی سیستم FGR مورد استفاده در فلر در شکل ۱ نمایش داده شده است.



شکل (۱) - شمای کلی سیستم FGR

مهمترین قسمت FGRS، کمپرسور می باشد. کمپرسور انتخاب شده به نام LIQUID RING COMPRESSOR به عنوان مناسب ترین کمپرسور جهت عملکرد در سیستم FGR می باشد. این نوع کمپرسورها در شرایط دوفازی گاز/مایع عمل نموده و با ورود یک جریان مجزا به درون کمپرسور که حاوی آب می باشد عملیات تراکم گاز در حضور فاز آبی نزدیک به حالت ایزو ترم باقی مانده و همچنین بکمک نیروی گریز از مرکز تولیدی در کمپرسور فاز آبی در اطراف دیواره نوعی آب بند را، نیز ایجاد می کند. شکل ۲ ساختار این نوع کمپرسورها را نشان می دهد.



شکل (۲) - کمپرسور مربوط به سیستم FGR

لازم به ذکر است که اکثر پالایشگاههای کشورهای پیشرفته جهان در چند سال اخیر به استفاده از این سیستم روی آورده اند. به همین علت تولید و عرضه این نوع کمپرسورها جهت استفاده انحصاری در سیستم FGR بشدت افزایش یافته است.

نکته دیگری که باید در فشرده سازی گاز مدنظر داشت این است؛ که با توجه به حجم بسیار زیاد ترکیبات مضر از جمله ترکیبات گوگردی در جریان گازهای بازیابی شده، تمامی تجهیزات و خطوط لوله موجود در سیستم باید از جنس مقاوم در برابر خوردگی انتخاب گردند. نکته دیگر اینکه، چون شدت جریان گازهای ارسالی به فلر بشدت متغیر می باشد، لذا گاه پیش می آید که میزان جریان ورودی به سیستم FGR کمتر و یا بیشتر از حداکثر میزان طراحی گردد. لذا جهت جلوگیری از بروز مشکلات احتمالی اولاً "میزان حداکثر جریان طراحی سیستم FGR را کمتر از حداکثر شدت جریان گازهای ارسالی به فلر در نظر می گیریم و ثانیاً" با در نظر گرفتن یک جریان بازگشتی از خروجی گاز از جداکننده فازی به سمت ورودی کمپرسور شرایطی را فراهم می آوریم که در صورت کاهش بیش از حد جریان ورودی به سیستم FGR این جریان باز شده و گازهای خروجی به سمت کمپرسور باز گردانده می شود تا خللی به کار کمپرسور وارد نگردد. ثالثاً "جریان مازاد ورودی سیستم FGR نیز همواره به سمت سیستم فلرینگ موجود هدایت می گردد.

۲-۳- انتقال گازهای بازیابی به DG :

مهمترین مسئله در این قسمت انتخاب جنس و قطر لوله هاست. با توجه به وجود ترکیبات مضر گوگردی در گاز، تمامی لوله ها و اتصالات باید از جنس مقاوم در برابر خوردگی انتخاب گردند. قطر لوله نیز با توجه به دبی و فشار گاز بازیافتی و... انتخاب می گردد.

۲-۴- طراحی و انتخاب DG :

DG می تواند یا توربین گازی باشد و یا موتورهای گازسوز. با توجه به اینکه راندمان الکتریکی توربین های گازی پایین می باشد (بین ۳۰٪-۳۷٪) از این رو انتخاب توربین گازی مقرون به صرفه نمی باشد. عیب عمده دیگر توربینهای گازی، عدم قابلیت کارکرد آن با گازهای فلرینگ می باشد. لذا انتخاب توربین گاز برای چنین پروژه هایی کاملاً "منتفی است.

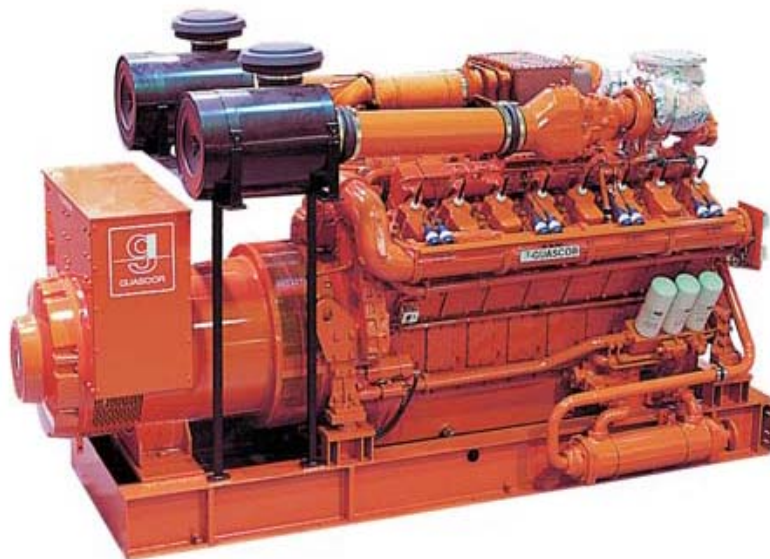
بسیاری از سازندگان باتجربه و مشهور موتورهای دیزل گازوئیل سوز، در سالهای اخیر به ساخت موتورهای گازسوز رو آورده‌اند. می‌توان حداقل بیست سازنده معروف اروپایی، امریکایی و ژاپنی فعال در این زمینه را نام برد. تعداد قابل توجه سازندگان این موتورها و رقابت بوجود آمده بین آنها منجر به حصول شاخصه‌های فنی جالب در طراحی و ساخت موتورهای گازسوز شده است. از آن جمله می‌توان به راندمان بالا، عمر طولانی، پایین بودن آلاینده‌های زیست محیطی، قابلیت کارکرد با گازهای زباله-فاضلاب-فلر، پشتیبانی و خدمات پس از فروش خوب و هزینه پایین تعمیر و نگهداری و قطعات یدکی اشاره کرد. بعضی از این موتورها مانند GUASCOR که ساخت کشور اسپانیا می‌باشد، قابلیت کار با گازهایی که تا میزان 800PPM ترکیب H₂S رابه همراه دارد، دارا می‌باشد.

برخی پارامترهای اصلی یک موتور گاز سوز که در هنگام انتخاب بایستی مدنظر قرار گیرد عبارتند از:

۱- قدرت نامی ۲- نوع سوخت مصرفی و میزان مصرف سوخت ۳- دور موتور و سیستم تنظیم دور ۴- سیستم خنک‌کنندگی ۵- دمای گازهای خروجی ۶- راندمان همچنین بایستی در زمان سفارش موتور نوع گاز و آنالیز ترکیبات آن به سازنده اعلام گردد. سازنده های مختلف نرم افزارهایی برای محاسبه میزان دقیق قدرت و راندمان موتور برحسب مشخصات ترکیبات گاز در اختیار دارند.

با بررسی سوابق ومدارک سازندگان مختلف موتورهای گازسوز،موتورهای GUASCOR برای استفاده درچنین پروژه ای مناسب می باشند.

شکل ۳ نمای ظاهری ومشخصات فنی این موتورژنراتور رانمایش می دهد.



**CARACTERÍSTICAS ESPECÍFICAS
SPECIFIC CHARACTERISTICS
CARACTÉRISTIQUES SPÉCIFIQUES**

MOTOR ENGINE MOTEUR	50 Hz		
	A (kW)	B (kWe)	RPM
FGLD360 / 55	550	523	1500
FGLD360 / 80	520	494	1500
SFGLD360 / 55	630	600	1500
SFGLD360 / 80	630	600	1500
FGLD480 / 55	725	689	1500
FGLD480 / 80	690	656	1500
SFGLD480 / 55	838	805	1500
SFGLD480 / 80	838	805	1500
SFGLD560 / 55	985	952	1500

A POTENCIA MECÁNICA
MECHANICAL POWER
PUISSANCE MÉCANIQUE

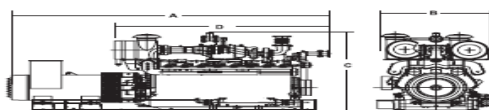
B POTENCIA ELÉCTRICA
ELECTRICAL POWER
PUISSANCE ÉLECTRIQUE

NOTAS
Remarks : 5 / ISO 3046
Remarques estimées de rendement pour Cos φ=1

REMARKS
Rating Correction : 5 / ISO 3046
Estimated generator efficiency for Cos φ=1

NOTES
Révisions : 5 / ISO 3046
Rendements approx. de générateurs pour Cos φ=1

DIMENSIONES / DIMENSIONS / DIMENSIONS



CARACTERÍSTICAS GENERALES

Motor de 12 (360) y 16 (480 y 560) cilindros en V, con aberturas laterales de inspección. Cigüeñal suspendido. Bielas de corte oblicuo. Cojinetes de biela y cigüeñal bimetalíticos. Pistones de aleación de aluminio con tres aros. Cajas individuales de fundición, con cuatro válvulas. Camisas húmedas. Colectores de escape refrigerados. Válvulas termostáticas. Arranque eléctrico o neumático. Accionamiento de servicios mediante engranes. Turbocompresor de alto rendimiento.

GENERAL FEATURES

Engine of 12 (360) and 16 (480 and 560) cylinders in V, with inspection doors on both sides. Suspended crankshaft. Diagonally split connecting rods. Bimetallic bearings for connecting rods and crankshaft. Aluminium alloy pistons with three rings. Cast individual cylinder heads, with four valves. Wet type cylinder liners. Cooled exhaust manifolds. Thermostatic valves. Electric or pneumatic starter. All services driven by gears. High performance turbocharger.

CARACTÉRISTIQUES GÉNÉRALES

Moteur de 12 (360) et 16 (480 et 560) cylindres en V, avec ouvertures latérales pour inspection. Vilebrequin suspendu. Bielle à coupe oblique. Coussinets de bielle et vilebrequin bimétalliques. Piston en alliage aluminium avec trois gorges et trois segments. Culasses individuelles en fonte avec quatre soupapes. Chemises humides. Collecteurs d'échappement refroidis. Thermostatiques soupapes. Démarrage électrique ou à air comprimé. Entraînement de la distribution par engranages. Turbocompresseur à haut rendement.

MODELO	A	B	C	D	Kg
FGLD 360	3580	1664	2143	2552	6502
SFGLD 360	3630	1664	2132	2943	6927
FGLD 480	4145	1664	2144	3007	8400
SFGLD 480	4396	1664	2184	3033	8425
SFGLD 560	4669	1669	2176	2815	9780



شکل (۳) - موتور ژنراتور GUASCOR همراه با مشخصات فنی

شکل ۴ مشخصات سوخت مورد استفاده در این نوع موتورها را نشان می دهد. همانگونه که در کاتالوگ دستگاه نیز مشاهده می فرمایید، قابلیت استفاده این دستگاه از گازهای مختلف ذکر گردیده است.

GASES USED AS ENGINE FUELS

The gaseous fuels used in internal combustion engines are available in a large variety of composition and conditions supply, which will affect the configuration, design, life expectancy and performance of the engine to a greater or lesser extent. The gaseous fuels used in Guascor engines may range from "dry" natural gas to different kinds of synthesis gases resulting from thermochemical processes or the anaerobic digestion of organic matters.

In all cases, the gas is a mixture of major constituents, some combustible and others inert, and a number of minor or low-concentration components which may however play an important role for the correct operation of the engine, since they could be very harmful in quantities exceeding the manufacturer-specified limits.

As a consequence, it is necessary to assess the fitness of a given type of gas for its use in internal combustion engines. Where appropriate, the gas must be cleaned or filtered, to make it match the specifications required for its use in IC engines, by limiting its contents of corrosive and abrasive components, in order to guarantee a reasonable service life of the engine.

Depending on the type of constituents to be completely or partly eliminated from the gas so as to adjust their concentration to the specifications, one of several filtering techniques may be used. GUASCOR does not wish to make any recommendation with respect to any of them, provided that the limit values specified in this document are complied with. However, Guascor has experience in this field and may be consulted for advice by the customer, on the understanding that Guascor will not assume any responsibility for the effectiveness or performance of the recommended equipment or systems. Any such responsibility being directly incumbent upon the system's supplier.

شکل (۴) - مشخصات گاز مورد استفاده در موتورهای GUASCOR

البته می توان از حرارت این موتور ژنراتورها استفاده نمود و آن را به عنوان CHP به کاربردولی با توجه به موقعیت و جایگاه فلرها که در فاصله نسبتاً دوری از تجهیزات مصرف کننده گرما و بخار نصب گردیده، این کار مقرون به صرفه نمی باشد. با توجه به میزان گاز بازیابی از فلر، می توان ظرفیت مناسب موتور را انتخاب کرد. توان مکانیکی نامی موتور در شرایط استاندارد توسط سازندگان آن اعلام می شود. افزایش دما و افزایش ارتفاع از جمله عوامل کاهش در قدرت تحویلی موتور می باشند. ضرایب کاهش قدرت ناشی از شرایط محیطی نیز توسط سازنده محاسبه می شود. برای داشتن ظرفیتهای بالاتر، می توان تعدادی از

این موتور ژنراتورها را به صورت موازی ، استفاده کرد. جهت انتقال برق تولیدی از DG ها به شبکه برق پالایشگاه ، نیاز به ترانس افزایشده ولتاژ می باشد که در محاسبات هزینه باید در نظر گرفته شود. همچنین برای محاسبه شبکه الکتریکی می توان از نرم افزار DIGSILENT استفاده نمود.

البته چون تأسیسات SEPERATOR و واحد پس آب صنعتی در نزدیکی فلر قرار دارد؛ می توان برق تولیدی را به این واحدها منتقل نمود، تا تلفات انتقال به حداقل برسد.

نکته ای که در انتهای این بخش بایستی به آن اشاره کرد این است که چنانچه یک واحد DG فقط متشکل از یک دستگاه موتور-ژنراتور گاز سوز باشد و بصورت کاملاً مستقل و مجزا تامین برق مصرف کننده های نزدیک خود را بر عهده داشته باشد بدلیل عدم وجود برق شبکه، نیازی به پیش بینی سیستم سنکرونیزاسیون و کنترل بار نیست ولی از آنجائیکه عموماً هر واحد DG متشکل از چندین دستگاه موتور ژنراتور گاز سوز می باشد و معمولاً یک واحد DG به نزدیکترین پست شبکه برق پالایشگاه متصل میشود باید حتماً واحد DG مجهز به سیستم سنکرونیزاسیون جهت موازی نمودن موتور ژنراتورها با یکدیگر و همچنین موازی نمودن واحد DG با برق شبکه باشد. در تابلوهای سنکرونیزاسیون معمولاً امکانات لازم جهت انجام عملیات سنکرونیزاسیون دو یا چند منبع تولیدی برق را بصورت دستی و اتوماتیک فراهم می نمایند.

در سیستمهای سنکرونیزاسیون اتوماتیک ، عملیات سنکرونیزاسیون (ایجاد شرایط سنکرون شدن و اطمینان از صحت آنها) بطور اتوماتیک و توسط یک یونیت کنترل سنکرونیزاسیون انجام میشود .

در داخل این سنکرونیزاسیون عملیات Voltage Balancing , Frequency Balancing , چک سنکرون و همچنین اعمال فرامین لازم جهت تغییر ولتاژ و فرکانس هر یک از دو منبع به طور کامل و بصورت اتوماتیک انجام میشود .

در این روش یونیت کنترل سنکرونیزاسیون پس از چک کردن مقادیر ولتاژ و فرکانس های هر دو منبع و مقایسه آنها با یکدیگر چنانچه مقادیر در محدوده تolerانسهای مجاز استاندارد نباشند با ارسال یکسری فرامین به سیستم کنترل دور موتور (سیستم کنترل فرکانس) و همچنین سیستم کنترل ولتاژ ژنراتور ، نسبت به تغییر ولتاژ و یا فرکانس هر یک از منابع اقدام نموده و شرایط بالانس بودن ولتاژها و فرکانسها را مهیا می نماید و با استفاده از رله چک سنکرون داخلی و کنترل اختلاف فاز ، در لحظه ای که همه شرایط سنکرونیزاسیون مهیا می گردد به طور اتوماتیک فرمان وصل کلید را صادر می نماید. سیستم کنترل فرکانس ژنراتور ، همان سیستم کنترل دور موتور یا به عبارت دیگر گاورنر موتور می باشد که وظیفه تنظیم و تثبیت سرعت موتور را در بارهای مختلف بر عهده دارد و وظیفه خود را با کاهش یا افزایش میزان سوخت متناسب با بار مصرفی انجام میدهد. سیستم کنترل ولتاژ در یک ژنراتور بر عهده رگولاتور ولتاژ (AVR) می باشد که وظیفه تنظیم و تثبیت ولتاژ خروجی ژنراتور را در بارهای مختلف بر عهده دارد و نقش خود را با کاهش و یا افزایش جریان تحریک متناسب با بار مصرفی ایفا می کند.

هر دو سیستم فوق الذکر در موتور-ژنراتور (گاورنر و رگولاتور ولتاژ) وظایف خود را بصورت اتوماتیک با استفاده از مدارات کنترلی حلقه بسته و با استفاده از نمونه گیری از سرعت و ولتاژ و مقایسه آنها با مقادیر مرجع و ارسال فرامین اصلاحی انجام می دهند.

در هر دو سیستم علاوه بر امکان تنظیم پارامترهای کنترل و مقادیر مرجع از روی خود تجهیزات، امکان کنترل و تنظیم سرعت (فرکانس) و تنظیم ولتاژ از راه دور بصورت تغییر مقاومت الکتریکی و یا ارسال سیگنال و پالس وجود دارد . این امکانات (تنظیم از راه دور) برای سنکرونیزاسیون اتوماتیک الزامی می باشد.

پس از پایان عملیات سنکرونیزاسیون ، تقسیم بار بین منابع تولید برق و کنترل بار تحویلی از طرف هر یک و همچنین جلوگیری از معکوس شدن جهت توان، از موضوعات و وظایف بسیار مهم تابلوی کنترل میباشد که به همین منظور باید از تجهیزات و امکانات خاصی استفاده کرد.

به منظور ایجاد امکان کنترل بر روی بار تحویلی از طرف هر یک از دستگاههای موجود در یک واحد DG و یا کل بار تحویلی از طرف DG به شبکه برق پالایشگاه و همچنین تقسیم بار بین دستگاهها و تنظیم میزان مشارکت هر یک از آنها باید تجهیزات Load Sharing و Load control در سیستم سنکرونیزاسیون پیش بینی گردد.

در صورتیکه در یک واحد DG از چندین دستگاه موتور ژنراتور گاز سوز با قدرت و شرایط یکسان استفاده شده باشد باید از یونیت کنترل Load Balancing استفاده شود تا به کمک آن بتوان بار کل تحویلی را به طور مساوی بین موتور ژنراتورها تقسیم نمود. ضمناً می بایستی هر دستگاه مجهز به یک یونیت کنترل بار تحویلی باشد تا به کمک آن حداکثر بار تحویلی از طرف هر دستگاه کنترل شود. در صورتیکه در یک واحد DG از چندین دستگاه موتور ژنراتور گاز سوز با قدرت های متفاوت و یا شرایط متفاوت استفاده شده باشد با پیش بینی و استفاده از یونیت کنترلهای Load Sharing میزان سهم هر یک از دستگاهها در تامین کل بار مصرفی را تنظیم و تثبیت می نمایند.

لازم به ذکر است که هر سه یونیت کنترل مذکور با اندازه گیری توان اکتیو تحویلی هر یک از منابع پرداخته و بر حسب وظیفه شان فرامین لازم را به سیستم کنترل سوخت (گاورنر) موتور اعمال مینمایند .

امروزه واحدهای PPU (protection and paralleling unit)، که واحد کنترل و حفاظت برای ژنراتورهایی است که بوسیله موتورهای گازی و یا موتورهای دیزلی به حرکت در می آیند می باشند، به صورت تجاری عرضه شده و کلیه وظایف مهم حفاظتی و کنترلی ژنراتورها را انجام می دهند. از جمله کاربردهای مختلف PPU می توان به موارد زیر اشاره کرد:

- کنترل پخش بار (kw and kvar load sharing) در حالت استفاده از چند ژنراتور به طور موازی با هم و در حالت اتصال به شبکه

- سنکرونیزاسیون اتوماتیک

- حفاظت ژنراتور

- کارکرد در حالت بار پایه

- تقسیم بهینه بار بین چند ژنراتور

- کنترل ولتاژ و ضریب توان

- کنترل توان اکتیو و راکتیو

- کنترل فرکانس

- اندازه گیری و نمایش کلیه پارامترهای ژنراتور و موتور

این یونیت های کنترلی عمدتاً در یک پکیج و به همراه ژنراتور ارائه می شوند. در غیر این صورت بایستی یونیت های کنترلی مناسب با موتور و ژنراتور انتخاب شده، سفارش داده شوند.

حداقل تجهیزات حفاظتی که برای اتصال ژنراتورها به شبکه توزیع برق پالایشگاه مورد نیاز است، به شرح جدول زیر می باشند:

جدول (۲) - تجهیزات حفاظتی مورد نیاز جهت اتصال موتور ژنراتور به شبکه برق

Standard device function number*	Description
21	Impedance prot. Relay
24/40	Over/Under excitation prot.
25	Synchronism prot.
27/59	Under/Over voltage
27TN/59TN	Earth Fault with 3 rd harmonic neutral under voltage
32	Reverse power prot.
46	Negative phase sequence over current prot.
47	Negative phase sequence over voltage prot.
49	Stator overload protection
50/51	Instantaneous & time delay o.c protection
50N/51N	Instantaneous & time delay neutral o.c protection
60	Voltage/Current balance prot.
67	Directional phase over current prot.
81	Over/Under frequency prot.
86	Lockout relay
87G	Generator differential prot.
87T	Transformer differential prot.
87N	REF prot.
94	Trip relay
94-mech	Mechanical trip relay
Trip circuit supervision relay	
Auto voltage regulator	
VAR control relay	

(* بر اساس ANSI C.37.2-1991)

نکته دیگری که لازم به ذکر است این که، چنانچه برق تولیدی توسط این DG ها، مازاد بر مصرف داخلی پالایشگاه باشد، براساس دستورالعمل توسعه مولد مقیاس کوچک میتوان آن رابه شبکه برق سراسری فروخت. همچنین براساس ماده ۴-۱۹ تبصره ۲ دستورالعمل، اینگونه مولدها مشمول رعایت حداقل بازده الکتریکی موثر نمی باشند. و می توان با توانیر عقد قرارداد تضمینی فروش برق منعقد نمود. که با توجه به اینکه اکثر پالایشگاهها دارای پست برق ورودی سراسری می باشند، چنین امری امکان پذیر می باشد.

باشند، چنین امری امکان پذیر می باشد.

۳- محاسبات اقتصادی

اگر بخواهیم میزان انرژی تولید شده را محاسبه کنیم، باید دید حداکثر گازی که می توان از فلر بازیابی نمود، چقدر می باشد. البته همانطور که گفته شد میزان گاز ارسالی به فلر متغیر می باشد و کم و زیاد می گردد. در حال حاضر نیز محاسبه دقیق آن امکان پذیر نیست. در بعضی مواقع گاز همراه با ترکیبات سنگین می باشد و گاه نیز همراه با ترکیبات سبک. این مسئله در پالایشگاههای نفت چشمگیرتر می باشد. و پیدا نمودن اوریفیسی که مناسب هر دو ترکیب گاز باشد، میسر نیست. البته این مشکل با نصب سیستم FGR بر طرف خواهد شد. زیرا در آنجا فاز مایع و گاز از هم جدا خواهد گردید. و امکان قرائت هر دو امکان

پذیر خواهد شد. این یکی دیگر از محاسن این طراحی می باشد.

در حال حاضر جهت محاسبه گازهای ارسالی به فلر میزان هدرروی گاز از خروجی واحدهای مختلف با یکدیگر جمع کرده و میزان کل را حساب می کنند. این مقدار بسته به ظرفیت پالایشگاه متغیر می باشد. مثلاً " این مقدار در پالایشگاه شیراز که پنجاه و هشت هزار بشکه ای است، ده تن در ماه می باشد. اگر از اطلاعات جدول ۱ استفاده نماییم، محاسبات اقتصادی به شرح زیر می باشد:

۱- باید ارزش حرارتی گاز فلر را محاسبه نماییم: برای محاسبه ابتدا باید وزن مولکولی ترکیب گاز و جرم مخصوص را محاسبه نموده و سپس با استفاده از روش مکلر ارزش حرارتی را حساب نماییم.

$$MW_{GAS\%} = \sum(mol\% * mw) = (55.1 * 2) + (7.2 * 34) + (23.9 * 16) + (4.1 * 30) + (4 * 44) + (1.4 * 58) + (1.8 * 58) + (1.1 * 72) + (0.6 * 72) + (0.8 * 86) = 110.2 + 244.8 + 382.4 + 123 + 176 + 81.2 + 104.4 + 79.2 + 43.2 + 68.8 =$$

1413.2

$$MW_{GAS} = MW\% / 100 = 1413.2 / 100 = 14.132$$

$$GAS\ FLOW = 200T/M$$

$$= 200000KG/M * 200000/30 \sim 6600KG/D *$$

$$*: M = MONTH, D = DAY$$

$$GAS\ FLOW = 6600/24 = 275\ KG/H = (275 * 22.4) / 14.132 = 435.9\ M^3/H$$

$$SP.Gr = SPECIFIC\ GRAVITY\ OF\ GAS =$$

$$Mw\ Gas / Mw\ air = Mw\ Gas / 29 = 14.132 / 29 = 0.48731$$

اگر از روش مکلر (MEKLER) جهت تخمین ارزش حرارتی استفاده نماییم، داریم:

$$NHV = NET.HEAT.VALUE = 155 + 1425 * SP.G(BTU/FT^3) = 155 + 1425 * (0.4873) = 155 + 694.4 =$$

$$849.4\ BTU/FT^3 = 849.4 * 8.9\ KCAL/M^3$$

$$= 7560\ KCAL/M^3 \quad 7560\ KCAL * 1.1627\ W-H = 8790\ W-H = 8.79\ KW-H \quad \text{ارزش حرارتی گاز فلر}$$

باید دید یک مترمکعب از این گاز چقدر انرژی الکتریکی تولید می نماید.

راندمان موتور ژنراتور انتخابی حدود ۴۲٪ می باشد. با استفاده از فرمول راندمان داریم:

$$R = P_{out} / P_{in} \iff 0.42 = P_{out} / 8.79$$

$$P_{out} = 3.69\ KW-H$$

گاز داریم: $436\ M^3/h$ برق تولید میکند. حال به ازای $3.69\ KW-h$ از این گاز، $1\ M^3$

$$436 * 3.69\ KW-h = 1608.84\ KW-H$$

میزان برق تولید شده در یک سال:

$$1608.84 * 8000 = 12870720\ KW$$

بر اساس دستورالعمل توسعه مولد مقیاس کوچک مصوب بهمن ۱۳۸۷، نرخ خرید تضمینی برق از مولدهایی که راندمان آنها بالای ۴۲٪ باشد، به ازای هر کیلووات ۳۰۳ ریال می باشد. با استفاده از این دستورالعمل میزان درآمد سالیانه به صورت زیر است:

$$12870720\ KW * 303 = 3899828160\ rials$$

یعنی سالیانه به طور متوسط مبلغ سیصد و هشتاد و نه میلیون تومان معادل تقریباً "\$ ۴۰۰۰۰۰ (چهارصد هزار دلار) درآمد

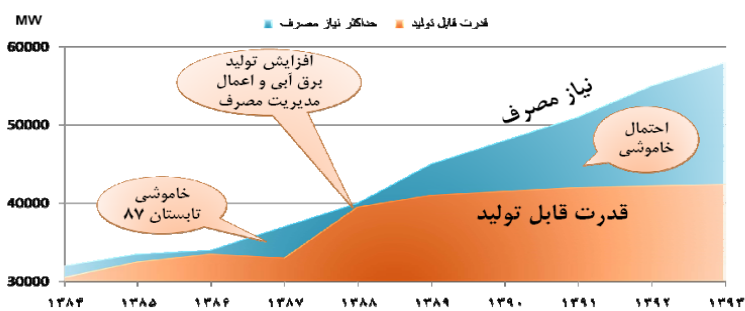
حاصل می‌گردد. این مبلغ برای یک پالایشگاه ۶۰۰۰۰ بشکه ای می باشد و چنانچه ظرفیت تغییر نماید این مبلغ نیز تغییر میکند. به علت کمک گرفتن فلر از بخار آب برای اختلاط، در صورت بازیافت گازهای فلر این بخار هم به مصرف نمی رسد و می توان هزینه آن را هم به عنوان درآمد محاسبه کرد. برای راحتی محاسبات، سود ناشی از صرفه جویی بخار، با هزینه تعمیرات و نگهداشت سیستم DG، برابر فرض شده است.

قیمت خرید دستگاه DG با تابلوها و با ظرفیت ۱,۶ مگاوات، هشتصد هزار دلار می باشد. اگر قیمت خرید FGRS، نیز چهارصد هزار دلار پیش بینی گردد؛ هزینه سرمایه گذاری یک میلیون و دویست هزار دلار می گردد که با توجه به درآمد سالانه بازگشت سرمایه در مدت ۳ سال خواهد بود.

۴- نتیجه

با توجه به شرایط بحران انرژی برق در کشور و آلودگیهای زیست محیطی ناشی از گازهای فلرینگ که باعث ایجاد گازهای گلخانه ای می گردد؛ انجام این پروژه بسیار مقرون به صرفه می باشد. زیرا می توان برق تولیدی را به شبکه سراسری تزریق نمود و یا با کم نمودن مصرف سوخت گاز طبیعی در پالایشگاهها ناشی از کارکرد DG، سوخت صرفه جویی شده را جهت توسعه نیروگاههای کشور و یا احداث تولیدات پراکنده به کار برد. در ادامه تراز تولید و مصرف طی سالهای ۸۴ تا ۹۳ آورده شده است.

تراز تولید و مصرف طی سالهای ۸۴ تا ۹۳
(در صورت عدم تامین منابع)



در صورت عدم تامین منابع مالی برای سرمایه گذاری فاصله مصرف و تولید به شدت افزایش یافته و خاموشی های غیر قابل جبرانی اتفاق خواهد افتاد.

شکل (۵) - تراز تولید و مصرف طی سالهای ۸۴ تا ۹۳

سپاسگزاری :

جا دارد از همکاری مدیرعامل شرکت پالایش نفت شیراز جناب آقای مهندس شمس الدینی و مدیرعامل شرکت شهرکهای صنعتی فارس جناب آقای مهندس شکیبایی که در تهیه و تدوین این مقاله همکاری فرمودند تقدیر و تشکر نمایم.

مراجع

- 1- دستورالعمل توسعه مولد مقیاس کوچک مصوب بهمن ۱۳۸۷ و وب سایت مولدین مقیاس کوچک
- 2- Technical information about Guascor gas genset. (www.guascor.com)
- 3- Data sheets of gas-gensets specially about perkins and Deutz (www.perkins.com) & (www.Deutz.com)
- 4- paul fisher, Dan Brennan, Minimize flaring with flare gas recovery, Hydrocarbon processing, June 2002
- 5- www.Johnzink.com
- 6- www.nigc.ir