

محاسبه مقدار گازهای گلخانه‌ای در پالایشگاه گاز

مجله علمی پژوهش در شیمی و مهندسی شیمی (سال بیانی)

شماره ۱۵ / پیاپی ۷۶ / ص ۲۵ - ۳۱

مسعود نوردخت^۱، محمد سمیع پورگیری^۲

^۱ فوق لیسانس، مهندسی شیمی، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد تهران شمال

^۲ دکتری، مهندسی شیمی و عضو هیات علمی، تمام وقت، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد تهران شمال

نام نویسنده مسئول:

مسعود نوردخت

چکیده

در این مقاله سعی شده با استفاده از روش مناسب و با محاسبه جز به جز هر یک از منابع انتشار در پالایشگاه گاز، مقدار دقیق گازهای گلخانه‌ای منتشر شده در دو سال پیاپی در پالایشگاه پارس جنوبی محاسبه شود.

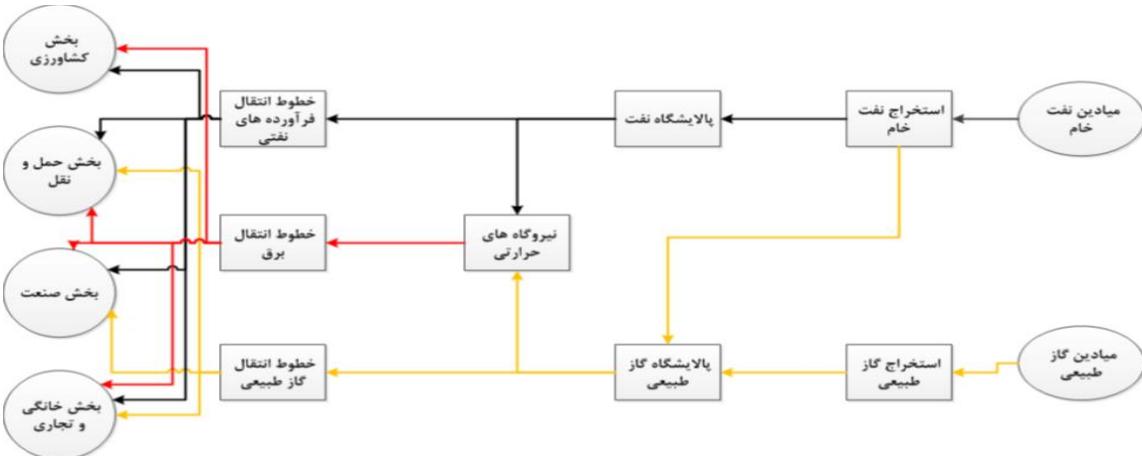
منابع انتشار گازهای گلخانه‌ای در صنایع گاز به چهار دسته احتراقی، تخلیه‌ای، فرار و غیرمستقیم تقسیم پندی می‌شوند. منابع احتراقی شامل بویله، هیتر یا کوره فرآیندی، توربین گاز، فلو و زباله سوز، منابع تخلیه‌ای شامل ونت‌های واحدهای نم زدایی، واحد شیرین سازی و انتشارات غیرمعمول و منابع فرار نیز مربوط به نشتی تجهیزات می‌باشند. منابع انتشار غیر مستقیم نیز شامل انتشارات حاصل از مصرف سوخت برای تولید برق، بخار، گرمایش و سرمایش وارداتی یا خریداری شده از یک مجموعه دیگر می‌شود. در این مقاله ۵ پالایشگاه مجتمع پالایش گاز پارس جنوبی مورد مطالعه و بررسی قرار گرفته است. طبق بررسی صورت گرفته، منابع انتشار عمده موجود در این پالایشگاه‌های گاز مشابه منابع انتشار رایج در پالایشگاه‌های گاز جهان هستند. باوجود پیگیری‌های زیاد اطلاعات موردنیاز این پروژه در سالهای ۹۰ و ۹۱ در اختیار قرار گرفت.

بر اساس این محاسبات، مجموع انتشارات گلخانه‌ای این پنج پالایشگاه در سالهای ۹۰ و ۹۱ به ترتیب ۱۱/۱ و ۱۰/۸ میلیون تن معادل CO_2 بوده است. منابع احتراقی با سهم بیش از ۸۰٪ بیشترین سهم را در انتشار گازهای گلخانه‌ای از مجموع پالایشگاه‌های اول تا پنجم پارس جنوبی دارند. این در حالیست که سهم منابع فرآیندی و تخلیه‌ای حدود ۱۶٪ و سهم منابع فرار حدود ۴٪ بوده است. در کل، انتشارات گازهای گلخانه‌ای از مجموع این ۵ پالایشگاه در سال ۹۱ حدود ۳٪ کمتر از سال ۹۰ بوده است.

واژگان کلیدی: گازهای گلخانه‌ای، انتشارات، پالایشگاه گاز، دی اکسید کربن، منابع احتراقی.

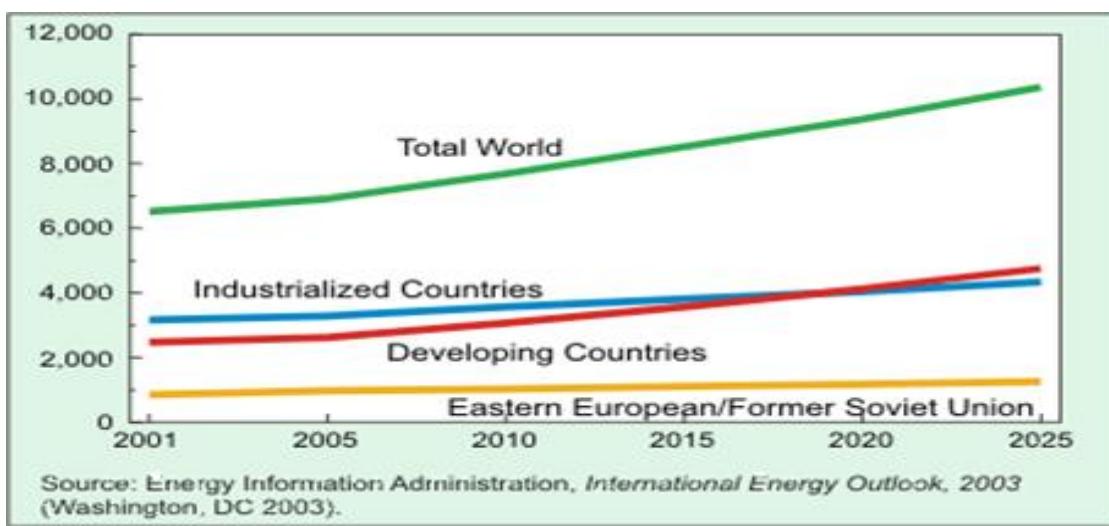
مقدمه

گازهای گلخانه‌ای از فعالیت‌هایی که برای تولید انرژی به کار می‌روند بوجود می‌آیند. این گازها با رشد اقتصادی سریعاً افزایش پیدا می‌کنند زیرا برای تولید الکتریسته، گرماسازی، سرماسازی و ... به انرژی نیاز است. عمدۀ دی‌اکسید کربن از سوخت نفت و گاز طبیعی حاصل می‌شود و این در حالی است که دی‌اکسید کربن به تنها ۰.۸۲٪ گازهای گلخانه‌ای را شامل می‌شود. مثلاً، گاز گلخانه‌ای دیگر است که از معادن زغال‌سنگ، فرایندهای نفت و گاز، کشاورزی و ... ایجاد شده و ۰.۹٪ گازهای گلخانه‌ای را به خود اختصاص می‌دهد. اکسیدهای نیتروژن نیز حدود ۵٪ را شامل می‌شوند که از سوخت‌های فسیلی بوجود می‌آیند [۳].



شکل ۱- ساختار و زیربخش‌های موجودی انتشار گازهای گلخانه‌ای در سطح ملی

با توجه به مطالعات انجام شده دی‌اکسید کربن تولیدی در سراسر جهان در طول سالهای ۲۰۰۱ تا ۲۰۲۵، سالیانه حدود ۹/۱٪ افزایش خواهد یافت. بیشتر این افزایش در کشورهای در حال توسعه نظری چین و هند رخ می‌دهد. شکل ۲ مقایسه جالبی از رشد میزان دی‌اکسید کربن در کشورهای مختلف را نشان می‌دهد. نکته جالبی که در نمودار دیده می‌شود این است که در حدود سال ۲۰۱۸ میزان دی‌اکسید کربن تولیدی توسط کشورهای در حال توسعه از کشورهای صنعتی بیشتر خواهد بود [۳].



شکل ۲- رشد میزان دی‌اکسید کربن در کشورهای مختلف [۳].

انتشارات گازهای گلخانه‌ای در صنایع گاز از منابع اصلی صورت می‌گیرد که این منابع در چهار دسته کلی قرار می‌گیرند [۱]: منابع احتراقی، انتشارات فرآیندی و منابع تخلیه‌ای، منابع فرار، منابع غیر مستقیم.

میدان گازی پارس جنوبی که بزرگترین منبع گازی مستقل جهان است روی خط مرزی مشترک ایران و قطر در خلیج فارس و به فاصله ۱۰۵ کیلومتری ساحل جنوبی ایران «منطقه ویژه اقتصادی انرژی پارس» قرار دارد. وسعت این میدان ۹۷۰۰ کیلومتر مربع و بخش متعلق به ایران ۳۷۰۰ کیلومتر مربع می باشد که بر اساس آخرین برآوردهای انجام شده، ذخیره گاه این بخش بیش از ۱۴ تریلیون متر مکعب گاز طبیعی و افون بـ ۱۸ میلیارد بشکه میغانات گازی را در خود جای داده است که تقریباً بر اساس محاسبه انجام شده توسط وزارت نفت معادل ۹٪ کل ذخایر گازی جهان و حدود ۴۸٪ ذخایر گازی شناخته شده کشور ایران است.

هم اکنون ۱۵ فاز گازی در قالب ۸ پالایشگاه دوازده واحد پتروشیمی فعال در دو سایت یک و دو صنایع ملی پتروشیمی تحت نظر سازمان منطقه ویژه در حال فعالیت می باشند.

آلودگی هوا با توجه به وسعت انتشار آلاینده ها از جمله مواردی است که همواره علاوه بر مسائل زیست محیطی، تبعات اجتماعی متعددی را به همراه آورده است. استقرار واحدهای صنعتی بزرگ متعدد در مجاورت یکدیگر بدون در نظر گرفتن توان و ظرفیت محیط و شرایط خاص اقلیمی و توبوگرافی منطقه باعث تشديد اثرات آلاینده‌گی صنایع و احتمالاً ایجاد ترکیبات جدید در هوا و افزایش تاثیرات سوء زیست محیطی میگردد.

محاسبه انتشارات احتراقی بر اساس نوع تجهیزات انتشارات CO₂ از فلر

محاسبه میزان انتشارات CO₂ از فلر بر اساس این فرض انجام میگیرد که ۹۸٪ از کربن موجود در جریان گاز به CO₂ تبدیل میگردد. از اینرو، انتشارات CO₂ از فلر با رابطه زیر قابل محاسبه است. [۱]

$$E_{CO_2} = \text{Volume flared} \times \text{Molar volume conversion} \times MW_{CO_2} \times \text{mass conversion} \\ \times \left[\sum \left(\frac{\text{mole Hydrocarbon}}{\text{mole gas}} \times \frac{\text{A mole C}}{\text{mole Hydrocarbon}} \times \frac{0.98 \text{ mole CO}_2 \text{ formed}}{\text{mole C combusted}} \right) + \frac{\text{B mole CO}_2 \text{ formed}}{\text{mole gas}} \right]$$

انتشارات CO ₂ بر مبنای جرمی	:	E _{CO₂}
۲۳/۶۸۵ m ³ /kmole	:	Molar volume conversion
جرم مولکولی دی اکسید کربن	:	MW _{CO₂}
ضریب تبدیل جرمی (کیلوگرم به تن)	:	mass conversion
تعداد مول های کربن در هیدروکربن مربوطه	:	A
تعداد مول های CO ₂ در گازهای ارسالی به فلر	:	B

انتشارات CH₄ از فلر

برای محاسبه انتشارات CH₄ از فلر، فرض میشود مقدار متان نسوخته در فلرها بـ ۰.۵٪ است. برای عملیات بالادستی در صنعت نفت و گاز، بعلت وجود نوسانات بیشتر در شرایط ببره میشوند، مانند فلر پالایشگاهها، برابر ۰.۵٪ است. برای این اتفاق، بزرگترین نسبت میشود. برداری، مقدار متان نسوخته برابر ۰.۲٪ در نظر گرفته میشود. برای برآورد میزان انتشارات CH₄ از فلر میتوان از رابطه زیر استفاده کرد.

$$E_{CH_4} = V \times CH_4 \text{ Mole fraction} \times \% \text{ residual CH}_4 \times \frac{1}{\text{molar volume conversion}} \times MW_{CH_4}$$

$$\text{انتشارات CH}_4 \text{ بر مبنای جرمی} : E_{CH_4}$$

V : حجم گاز فلر شده

درصد مولی CH₄ در گازهای ارسالی به فلردرصد متان نسوخته (۰/۰۵٪ برای فلرهای پالایشگاه و ۰/۲٪ برای عملیات بالادستی) % residual CH₄۲۳/۷۸۵ m³/kmole : Molar volume conversionجرم مولکولی متان MW_{CH₄}

انتشارات N₂O از فلر

اطلاعات بسیار کمی در زمینه میزان انتشار N₂O از فلر وجود دارد؛ ولی باید توجه داشت که میزان انتشار این گاز در مقایسه با انتشار CO₂ از فلرهای تقریباً قابل صرفنظر کردن است. انتشار N₂O از فلرهای با جایگذاری ضریب انتشار مناسب در رابطه زیر تخمین زده میشود. [۱]

$$E_{N_2O} = V \times EF_{N_2O}$$

V : حجم گاز تولید شده یا تصفیه شده در پالایشگاه

$$EF_{N_2O} : ضریب انتشار N_2O$$

محاسبه انتشارات از زباله سوزها، تجهیزات اکسیدکننده و واحدهای احتراق بخار

زباله سوزها، تجهیزات اکسیدکننده حرارتی و کاتالیستی و واحدهای احتراق بخار می توانند بعنوان تجهیزات کنترلی یا برای سوزاندن سوختهای زاید بکار گرفته شوند. میزان انتشار دی اکسید کربن از این تجهیزات را میتوان با اعمال موازنۀ جرم و انتخاب یک مقدار فرضی برای ضریب تبدیل کربن به دی اکسید کربن محاسبه کرد. بنابراین لازم است تا مقدار و ترکیب درصد مواد ورودی به این تجهیزات در دسترس باشد.

انتشارات متان از این تجهیزات نیز میتواند با استفاده از روش موازنۀ جرم و انتخاب یک مقدار مشخص برای راندمان تخریب متان تخمین زده شود. برای برآورد انتشار اکسید نیترو نیز میتوان این تجهیزات را مشابه یک هیتر فرض کرده و از ضرایب انتشار استفاده نمود.

روشهای محاسبه انتشارات از منابع تخلیه ای

همانگونه که پیش از این شرح داده شد نمزدایی با گلایکول، پمپهای گلایکول، نمزدایی با روش خشک کردن، فرآیند شیرین سازی گاز و فرآیند بازیابی گوگرد، عمدۀ ترین منابع انتشار تخلیه ای گازها ی گلخانه ای در پالایشگاه های گاز هستند. در این بخش روش برآورد انتشارات برای هریک از این منابع شرح داده میشود.

روش محاسبه انتشارات واحدهای نمزدایی

الف - انتشارات ونت برج احیاء گلایکول

همانطور که قبل اشاره شد، در واحدهایی که ونت برج احیاء گلایکول به فلر یا سایر تجهیزات کنترلی احتراقی هدایت میشود انتشاری بصورت ونت روی نداده و انتشارات حاصله در دسته احتراقی طبقه بندی میشوند.

در واحدهایی که ونت برج احیاء گلایکول بطور مستقیم به اتمسفر تخلیه میشود، لازم است تا میزان انتشار متان از این ونت محاسبه گردد. دقیقترین روش برای این منظور، محاسبه انتشارات با استفاده از نتایج آنالیز و مقدار گازهای خروجی از ونت است. چنانکه این داده ها در دسترس نبوده ولی اطلاعات مربوط به واحد نمزدایی موردنظر موجود باشد میتوان از شبیه ساز فرآیند یا سایر نرم افزارهای کامپیوتری مانند GRI-GLYCalcTM برای تخمین این انتشارات استفاده کرد. در نهایت، در صورت عدم دسترسی به این اطلاعات و نرم افزارها، میتوان از ضرایب انتشار موجود برای تخمین این انتشارات سود جست.

ب - انتشارات پمپ های گلایکول

برای محاسبه انتشارات پمپهای گلایکولی که با کمک گاز کار میکنند نیز میتوان از ضرایب انتشار استفاده کرد.

ج - انتشارات واحدهای نمزدایی به روش خشک کردن

واحدهای نمزدایی با روش خشک کردن کاملاً بسته و محصور هستند و از اینرو انتشار تنها در زمانی میتواند اتفاق بیافتد که مخازن مربوطه برای توعیض مواد جاذب رطوبت باز میشوند. این انتشارات بر اساس حجم داخلی محفظه خشک کن و با رابطه رو به رو قابل محاسبه است:

$$GLD = \frac{H \times D^2 \times \pi \times P_2 \times G \times N}{4 \times P_1}$$

GLD : کل گاز خروجی از محفظه خشک کن (m^3)
 H : ارتفاع محفظه خشک کن (m)
 D : قطر محفظه خشک کن (m)
 P2 : فشار گاز داخل محفظه خشک کن (atm)
 P1 : فشار محیط (atm)
 G : کسری از محفظه که حاوی گاز است
 N : تعداد دفعات باز شدن محفظه در سال

روش محاسبه انتشارات واحدهای شیرینسازی و بازیابی گوگرد**الف - انتشار متان از ونت برج احیاء آمین**

در واحدهایی که ونت برج احیاء آمین به فلر هدایت نشده و مستقیماً به اتمسفر ونت میشود، مقداری از متان که جذب آمین شده است وارد اتمسفر خواهد شد. برای تخمین این انتشارات، با توجه به سطح دستری به اطلاعات می بايست به ترتیب از نتایج آنالیز گازهای ونت، شبیه سازی فرآیند و ضرایب انتشار موجود استفاده کرد.

ب - انتشار دی اکسید کربن از واحدهای شیرین سازی گاز

در واحدهایی که دی اکسید کربن جدا شده از گاز ترش به اتمسفر تخلیه میشود، میزان انتشار دی اکسید کربن به روش موازنه جرم و بر اساس مقدار گازهای ورودی و خروجی واحد و مقدار دی اکسید کربن موجود در آنها قابل محاسبه است.

$$E_{CO_2} = \left[\left(\frac{\text{Volume}}{\text{time}} \times CO_2 \text{ mole\%} \right)_{\text{sour}} - \left(\frac{\text{Volume}}{\text{time}} \times CO_2 \text{ mole\%} \right)_{\text{sweet}} \right] \times \frac{44}{\text{molar volume conversion}}$$

انتشارات جرمی دی اکسید کربن (kg) : E_{CO_2}

حجم گازهای ترش و شیرین (m^3) در شرایط استاندارد : Volume

مربط به گاز ترش ورودی به واحد : Sour

مربط به گاز شیرین خروجی از واحد : Sweet

غلفت مولی با حجمی دی اکسید کربن در جریان گاز : $CO_2 \text{ mole\%}$

$24/75 \text{ m}^3/\text{kmole}$: Molar volume conversion

دقت این رابطه شدیداً به دقت غلظت دی اکسید کربن در جری ان گازها ی ترش و شیرین وابسته است. برای بهبود دقت این روش لازم است تا متوسط غلظت دی اکسید کربن (بویژه برای جریان گاز ترش) بر اساس گسترهای از داده های حاصل از نمونه برداری تعیین شود.

روش محاسبه انتشارات فعالیتهای غیرمعمول
همانگونه که در پیش از این اشاره شد، انتشارات غیرمعمول از فعالیتها ی نگهداری و تعمیرات دوره ای که برنامه ریزی شده هستند و پیشامدهای ونت برنامه ریزی نشده حاصل میشوند.
تخمین این انتشارات از دو طریق ممکن است. در روش اول با استفاده از محاسبات مهندسی حجم گاز ونت شده تخمین زده شده و با ثبت تعداد رویدادهای مورد نظر و غلظت متان و دی اکسید کربن در جریان گاز ونت شده، میزان انتشارات برآورد میگردد.

$$E_{\text{CH}_4 \text{ or } \text{CO}_2} = \frac{\text{Gas Volume Released}}{\text{Event}} \times \text{Mole \%}_{\text{CH}_4 \text{ or } \text{CO}_2} \times \frac{\# \text{Event}}{\text{Year}} \times \frac{\text{MW}_{\text{CH}_4 \text{ or } \text{CO}_2}}{\text{molar Volume Conversion}}$$

$$\begin{aligned} E_{\text{CH}_4 \text{ or } \text{CO}_2} & : \quad \text{انتشارات جرمی متان یا دی اکسید کربن (kg)} \\ 22/785 \text{ m}^3/\text{kmole} & : \quad \text{Molar volume conversion} \end{aligned}$$

در روش دوم نیز از ضرایب انتشار کلی که بر اساس تجربیات موجود و اندازه گیری صورت گرفته بدست آمده اند استفاده میشود.

روشهای محاسبه انتشارات فرار

برای تخمین انتشارات فرار حاصل از نشتی تجهیزات میتوان از روش ، استفاده از ضرایب انتشار متوسط در سطح تاسیسات استفاده کرد. میزان انتشار HFC از سیستمهای تبرید را نیز میتوان بر اساس میزان شارژ سالانه گازهای HFC این سیستمهای یا بر اساس میزان نشت تقریبی آنها در هر سال تخمین زد.

نتایج محاسبات انتشار

در این بخش با توجه به اطلاعات جمع آوری شده از فازها ی ۱ تا ۱۰ پارس جنو بی نتایج محاسبات انتشار گازهای گلخانه ای از منابع مختلف این واحدهای پالایش گاز ارائه می شود .در این محاسبات با توجه به میزان دسترسی به اطلاعات مورد نیاز از روشهای مختلفی که در بخش های قبل شرح داده شد استفاده می شود.

خلاصه نتایج

جداول زیر به ترتیب نتایج حاصل از برآورد موجودی انتشار احتراقی، تخلیه ای و فرار پالایشگاههای گاز اول تا پنجم پارس جنو بی را نشان میدهد .کل انتشارات پالایشگاه ها نیز در جدول ۴ آورده شده است.

جدول ۱- نتایج محاسبات موجودی انتشار گازهای گلخانه‌ای برای پالایشگاههای اول تا پنجم پارس جنوبی(منابع احترافی)

مجموع سال ۹۱	مجموع سال ۹۰	سال ۹۱						سال ۹۰						پالایشگاه، پالایشگاه، اول		
		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂
tCO ₂ e	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂	پالایشگاه، پالایشگاه، اول
243,858	230,832	0	0	0	0	32,036	1,281	211,822	0	0	0	0	30,325	1,213	200,507	پالایشگاه، اول
478,386	462,061	0	0	0	0	68,362	2,734	410,024	0	0	0	0	66,029	2,641	396,032	پالایشگاه، دوم
525,261	523,775	0	0	0	0	71,134	2,845	454,126	0	0	0	0	70,933	2,837	452,842	پالایشگاه، سوم
38,430	31,441	0	0	0	0	38,339	1,534	91	0	0	0	0	31,366	1,255	74	پالایشگاه، چهارم
450,791	414,834	0	0	0	0	66,211	2,648	384,580	0	0	0	0	60,631	2,425	354,204	پالایشگاه، پنجم
1,736,725	1,662,944	0	0	0	0	276,082	11,043	1,460,643	0	0	0	0	259,284	10,371	1,403,659	مجموع

جدول ۲- نتایج محاسبات موجودی انتشار گازهای گلخانه‌ای برای پالایشگاههای اول تا پنجم پارس جنوبی(منابع تخلیه ای)

مجموع سال ۹۱	مجموع سال ۹۰	سال ۹۱						سال ۹۰								
		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂
tCO ₂ e	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tCO ₂ e
864,831	760,143	0	0	3,176	11	12,353	494	849,303	0	0	2,452	8	12,896	516	744,786	پالایشگاه اول
1,344,623	1,537,377	0	0	6,690	22	14,289	572	1,323,644	0	0	6,661	22	21,778	871	1,508,938	پالایشگاه دوم
1,585,073	1,733,197	0	0	9,667	32	8,148	326	1,567,258	0	0	9,727	33	13,701	548	1,709,768	پالایشگاه سوم
1,926,583	2,744,305	0	0	4,923	17	21,306	852	1,900,354	0	0	4,715	16	35,395	1,416	2,704,195	پالایشگاه چهارم
3,006,546	2,345,472	0	0	6,674	22	33,927	1,357	2,965,945	0	0	4,849	16	25,543	1,022	2,315,080	پالایشگاه پنجم
8,727,656	9,120,494	0	0	31,131	104	90,023	3,601	8,606,503	0	0	28,404	95	109,312	4,372	8,982,778	مجموع

جدول ۳- نتایج محاسبات موجودی انتشار گازهای گلخانه‌ای برای پالایشگاههای اول تا پنجم پارس جنوبی(منابع فرار)

مجموع سال ۹۱	مجموع سال ۹۰	سال ۹۱						سال ۹۰								
		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂
tCO ₂ e	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tCO ₂ e
42,715	40,528	1,764	1.0	0	0	40,818	1,633	133	1,764	1	0	0	38,638	1,546	126	پالایشگاه اول
92,391	89,409	5,005	3.5	0	0	87,101	3,484	285	5,005	3.5	0	0	84,129	3,365	275	پالایشگاه دوم
90,930	90,672	ND	ND	0	0	90,633	3,625	296	ND	ND	0	0	90,377	3,615	295	پالایشگاه سوم
54,464	45,114	5,456	3.3	0	0	48,848	1,954	160	5,019	3.0	0	0	39,965	1,599	131	پالایشگاه چهارم
85,314	78,181	678	0.4	0	0	84,360	3,374	276	678	0.4	0	0	77,250	3,090	252	پالایشگاه پنجم
365,814	343,904	12,903	8.1	0	0	351,761	14,070	1,150	12,466	7.9	0	0	330,358	13,214	1,080	مجموع

جدول ۴- نتایج محاسبات موجودی انتشار گازهای گلخانه‌ای برای پالایشگاههای اول تا پنجم پارس جنوبی (کل منابع)

مجموع سال ۹۱	مجموع سال ۹۰	سال ۹۱						سال ۹۰						پالایشگاه		
		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂		HFCs		N ₂ O		CH ₄		CO ₂
tCO ₂ e	tCO ₂ e	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tHFC	tCO ₂ e	tN ₂ O	tCO ₂ e	tCH ₄	tCO ₂ e	tCO ₂	پالایشگاه
1,151,405	1,031,504	1,764	1.0	3,176	11	85,207	3,408	1,061,258	1,764	1.0	2,452	8	81,858	3,274	945,429	پالایشگاه اول
1,915,400	2,088,847	5,005	3.5	6,690	22	169,752	6,790	1,733,952	5,005	3.5	6,661	22	171,936	6,877	1,905,245	پالایشگاه دوم
2,201,263	2,347,644	0	0.0	9,667	32	169,915	6,797	2,021,680	0	0.0	9,727	33	175,012	7,000	2,162,905	پالایشگاه سوم
2,019,476	2,820,860	5,456	3.3	4,923	17	108,493	4,340	1,900,605	5,019	3.0	4,715	16	106,726	4,269	2,704,400	پالایشگاه چهارم
3,542,651	2,838,487	678	0.4	6,674	22	184,498	7,380	3,350,801	678	0.4	4,849	16	163,424	6,537	2,669,537	پالایشگاه پنجم
10,830,195	11,127,342	12,903	8.1	31,131	104	717,865	28,715	10,068,296	12,466	7.9	28,404	95	698,955	27,958	10,387,517	مجموع

نتیجه گیری

جدول ۵- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک منبع انتشار برای کل پالایشگاه اول

سهم از کل %	انتشار tCO ₂ e	سال ۹۱		سال ۹۰		عنوان منبع	نوع منبع	منابع احتراق	
		انتشار	سهم از کل	انتشار	سهم از کل				
13.27%	152,803	11.10%	114,493	بورلر	توربین گاز	هیتر	زباله سوز		
25.12%	289,273	20.61%	212,617						
0.39%	4,506	0.51%	5,254						
3.05%	35,109	3.46%	35,716						
33.28%	383,140	38.01%	392,063						
18.39%	211,753	19.43%	200,442	شیرین سازی	فرآیندی و تخلیه ای	غیرمعمول	نشستی تجهیزات		
2.79%	32,105	2.95%	30,390						
3.71%	42,715	3.93%	40,528						
100.00%	1,151,405	100.00%	1,031,504	مجموع					

فلرینگ در هر دو سال ۹۰ و ۹۱ بیشترین سهم را در انتشار گازهای گلخانه‌ای در پالایشگاه اول داشته است. انتشار از توربینهای گاز و انتشارات فرآیندی دیاکسید کربن از فرآیند شیرین سازی با سهمی نزدیک به هم در رده های بعدی قرار دارند. در کل، انتشارات سال ۹۱ حدود ۱۲٪ بیش از انتشارات سال ۹۰ بوده است.

جدول ۶- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک منبع انتشار برای کل پالایشگاه دوم

سال ۹۱		سال ۹۰		عنوان منبع	نوع منبع
سهم از کل	انتشار	سهم از کل	انتشار		
%	tCO ₂ e	%	tCO ₂ e	منابع احتراقی	
22.89%	438,494	21.03%	439,342	بریلر	
27.95%	535,283	25.47%	531,961	توربین گاز	
0.00%	0	0.00%	0	هیتر	
1.34%	25,611	1.13%	23,689	زباله سوز	
18.02%	345,236	25.97%	542,386	فلر	
21.40%	409,906	18.95%	395,918	شیرین سازی	فرآیندی و تخلیه‌ای
3.58%	68,480	3.17%	66,143	غیر معمول	
4.82%	92,391	4.28%	89,409	نشسته تجهیزات	فرار
100.00%	1,915,400	100.00%	2,088,847	مجموع	

در سال ۹۰ فلر و در سال ۹۱ توربینهای گاز بیشترین سهم را در انتشارات گلخانه‌ای پالایشگاه دوم داشته اند. در کل، انتشارات سال ۹۱ حدود ۸٪ کمتر از انتشارات سال ۹۰ بوده که عمدتاً در نتیجه کاهش میزان فلرینگ حاصل شده است.

جدول ۷- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک منبع انتشار برای کل پالایشگاه سوم

سال ۹۱		سال ۹۰		عنوان منبع	نوع منبع
سهم از کل	انتشار	سهم از کل	انتشار		
%	tCO ₂ e	%	tCO ₂ e	منابع احتراقی	
19.97%	439,504	18.69%	438,714	بریلر	
37.58%	827,266	35.28%	828,179	توربین گاز	
4.78%	105,225	4.97%	116,664	هیتر	
2.54%	55,933	2.37%	55,717	زباله سوز	
7.14%	157,144	12.52%	293,923	فلر	
20.62%	453,978	19.28%	452,694	شیرین سازی	فرآیندی و تخلیه‌ای
3.24%	71,282	3.03%	71,081	غیر معمول	
4.13%	90,930	3.86%	90,672	نشسته تجهیزات	فرار
100.00%	2,201,263	100.00%	2,347,644	مجموع	

در هر دو سال ۹۰ و ۹۱ به ترتیب توربینهای گاز و انتشارات فرآیندی دی اکسید کربن از فرآیند شیرین سازی بیشترین سهم را در انتشارات گلخانه‌ای پالایشگاه سوم داشته اند. انتشارات حاصل از فلرینگ در سال ۹۱ حدود ۴۶٪ کمتر از انتشارات سال ۹۰ بوده است. این در حالیست که انتشارات سایر منابع تغییر محسوسی در این دو سال نداشته است. در کل، انتشارات سال ۹۱ حدود ۶٪ کمتر از انتشارات سال ۹۰ بوده است.

جدول ۸- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک منبع انتشار برای کل پالایشگاه چهارم.

سال ۹۱		سال ۹۰		عنوان منبع	نوع منبع
سهم از کل %	انتشار tCO ₂ e	سهم از کل %	انتشار tCO ₂ e		
11.18%	225,815	8.48%	239,309	بویلر	منابع احتراقی
22.15%	447,229	15.06%	424,892	توربین گاز	
1.69%	34,035	1.21%	34,035	هیتر	
0.57%	11,449	0.01%	172	زباله سوز	
59.82%	1,208,054	72.53%	2,045,898	فلر	
0.00%	0	0.00%	0	شیرین سازی	فرآیندی و تخلیه ای
1.90%	38,430	1.11%	31,441	غیرمعمول	
2.70%	54,464	1.60%	45,114	نشست تجهیزات	
100.00%	2,019,476	100.00%	2,820,860	مجموع	

در هر دو سال ۹۰ و ۹۱ انتشارات حاصل از فلرینگ بیشترین سهم را در انتشارات گلخانه‌ای پالایشگاه چهارم داشته است.

انتشارات حاصل از فلرینگ در سال ۹۱ حدود ۴۰٪ کمتر از انتشارات سال ۹۰ بوده است. در کل، انتشارات سال ۹۱ حدود ۲۸٪ کمتر از انتشارات سال ۹۰ بوده است.

جدول ۹- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک منبع انتشار برای کل پالایشگاه پنجم

سال ۹۱		سال ۹۰		عنوان منبع	نوع منبع
سهم از کل %	انتشار tCO ₂ e	سهم از کل %	انتشار tCO ₂ e		
11.05%	391,581	12.70%	360,357	بویلر	منابع احتراقی
13.70%	485,232	9.95%	282,432	توربین گاز	
1.43%	50,803	1.50%	42,597	هیتر	
2.13%	75,342	2.05%	58,146	زباله سوز	
56.56%	2,003,588	56.44%	1,601,940	فلر	
10.85%	384,453	12.47%	354,084	شیرین سازی	فرآیندی و تخلیه ای
1.87%	66,338	2.14%	60,750	غیرمعمول	
2.41%	85,314	2.75%	78,181	نشست تجهیزات	
100.00%	3,542,651	100.00%	2,838,487	مجموع	

در هر دو سال ۹۰ و ۹۱ انتشارات حاصل از فلرینگ با سهم بالای ۵۰ درصدی، بیشترین سهم را در انتشارات گلخانه‌ای پالایشگاه پنجم داشته است. انتشارات حاصل از فلرینگ در سال ۹۱ حدود ۲۵٪ بیش از انتشارات سال ۹۱ بوده است. انتشارات توربینهای گاز نیز در سال ۹۱ حدود ۷۲٪ نسبت به سال قبل افزایش داشته است. در کل، انتشارات سال ۹۱ حدود ۲۵٪ بیش از انتشارات سال ۹۱ بوده است.

جدول ۱۰- کل انتشارات گازهای گلخانه‌ای به تفکیک نوع منبع انتشار برای مجموع پالایشگاههای اول تا پنجم

سال ۹۱		سال ۹۰		نوع منبع
سهم از کل	انتشار	سهم از کل	انتشار	
%	tCO ₂ e	%	tCO ₂ e	احترافی
80.59%	8,727,656	81.96%	9,120,494	فرآیندی یا تخلیه‌ای
16.04%	1,736,725	14.94%	1,662,944	فرار
3.38%	365,814	3.09%	343,904	مجموع
100.00%	10,830,195	100.00%	11,127,342	

همانگونه جدول ۱۰- نشان میدهد، منابع احترافی با بیش از ۸۰٪ بیشترین سهم را در انتشار گازهای گلخانه ای از مجموع پالایشگاههای اول تا پنجم پارس جنوبی دارند . این در حالیست که سهم منابع فرآیندی و تخلیه ای حدود ۱۵٪ تا ۱۶٪ و سهم منابع فرار حدود ۳٪ بوده است . در کل، انتشارات گازهای گلخانه ای از مجموع این ۵ پالایشگاه در سال ۹۱ حدود ۳٪ کمتر از سال ۹۰ بوده است.

منابع و مراجع

منابع فارسی

- گزارش اول پروژه "اس تله های بخار پالایشگاه گاز پارس جنوبی فاز ۲ و ۳" ، شرک سامان انرژی اصفهان، ۱۳۸۹.
- گزارش اول پروژه "اس تله های بخار پالایشگاه گاز پارس جنوبی فاز ۴ و ۵" ، شرک سامان انرژی اصفهان، خرداد ۱۳۸۹.
- گزارش اول پروژه "تست تله های بخار پالایشگاه گاز پارس جنوبی فاز ۱" ، شرک سامان انرژی اصفهان.
- گزارش نهایی پروژه "مشاوره ممیزی و مدیری انرژی در پالایشگاه فاز ۱" ، پژوهشگاه صنعت نفت.
- گزارش نهایی پروژه "مطالعات فنی - اقتصادی نصب بویلهای بازیاف حرارت بر روی توربومپرسورها .
- توربوزنتراتورهای فازهای ۱ تا ۵ مجتمع گاز پارس جنوبی" ، شرک سامان انرژی اصفهان، شهریور ۱۳۸۹.
- وبسایت سازمان منطقه ویژه اقتصادی انرژی پارس <http://www.pseez.ir>
- وبسایت شرکت مجتمع گاز پارس جنوبی www.spgc.ir

منابع لاتین

- 1- John Zink Company, <http://www.johnzink.com>
- 2- Stojkov, M. et al, "CHP and CCHP systems today", scientific-professional symposium: "Development of Power Engineering in Croatia", 21 October 2011.
- 3- Intergovernmental Panel on Climate Change (IPCC), Carbon dioxide Capture and Storage: Summary for Policymakers and Technical Summary, 2005.
- 4- <http://cdm.unfccc.int/>
- 5- Belsim company, "Benchmarking, standard setting abd energy conservation program for gas refineries" , intermediate report No. 4, pages 120-182.
- 6- CDM-EB65-A04-STAN, "CDM validation and verification standard", version 07.1, <http://cdm.unfccc.int/Reference/Standards/index.html>
- 7- Approved Methodology ACM0012: Consolidated baseline methodology for GHG emission 8-reductions from waste energy recovery projects, <http://cdm.unfccc.int/methodologies/index.html>
- 8- U.S. Environmental Protection Agency (EPA), Compilation of Air Pollutant Emission.
- 9- Orchard S., Cheltenham A., " Greenhouse Gases from Major Industrial Sources" , Report ph3/23, April 2006, IEA Greenhouse Gas Program, UK (2006).

- 10- Gupta M., Coyle I., Thambimuthu K., "CO₂ Capture Technologies and Opportunities in Canada", 1th Canadian CC&S technology Roadmap Workshop, Calgary, Alberta, Canada (2003).
- 11- Official Energy Statistic from the U. S. Government.
- 12- Greenhouse Gas Online, <http://www.ghgonline.org>
- 13- API, Compendium of Greenhouse Gas Emissions Methodologies for the Oil and.
- 14- Intergovernmental Panel on Climate Change (IPCC), Greenhouse Gas Inventory.
- 15- climate-change.whats-new.compendium-ghg-methodologies-oil-and-gasindustry.
- 16- Factors, Volume I: Stationary Point and Area Sources, AP-42, US EPA Office of Air <http://www.eia.doe.gov>
- 17- Natural Gas Industry, August 2009, <http://www.api.org/environment-health-and-safety/>
- 18- Quality Planning and Standards, <http://www.epa.gov/ttnchie1/ap42/>
- 19- Reference Manual: 2006 IPCC Guidelines for National Greenhouse Gas Inventories, United Nations, <http://www.ipcc-nccc.iges.or.jp/public/2006gl/>