

## تولید برق پاک

# از پسماندهای سنگین پالایشگاهی با استفاده از فرآیند گازی کردن



مهدی پروینی  
دانشجوی دکتری  
مهندسی شیمی  
دانشگاه صنعتی امیرکبیر

داود رشتچیان  
عضو هیئت علمی  
دانشگاه مهندسی شیمی  
دانشگاه صنعتی شریف



مقاله علمی

### چکیده:

کاهش کیفیت نفت خام و افزایش فشار قوانین زیست‌محیطی سبب شده است گرایش عمده‌ای برای استفاده از تکنولوژیهای جدید از جمله gasification برای بهره‌برداری از پسماندهای ضایعاتی پالایشگاه‌ها، حاصل شده از نفت خام به وجود آید. در این زمینه، تولید برق پاک بدون آلوده کردن محیط زیست از اهمیت به‌سزایی برخوردار است. تولید برق در سیکلهایی با بازدهی ۴۰ درصد با هزینه نهایی ۱۳۶۵ دلار به ازای یک کیلووات، به میزان حدوداً ۳۲ کیلووات به ازای هر بشکه پسماند سنگین نفتی جذابیت فراوانی برای استفاده از فرآیند gasification در جهت تولید برق ایجاد می‌کند. مخصوصاً وقتی صرفه‌جوییهای وسیعی در محدوده ۱۳۰۰۰ تا ۵۲۴۰۰ دلار در هر روز تقویمی برای پالایشگاه‌ها در پی داشته باشد.

### واژه‌های کلیدی:

برق پاک، پسماندهای سنگین، بهینه‌سازی، گازی کردن.

### ۱- مقدمه

نفت خام به عنوان حامل با ارزش انرژی پس از استخراج از اعماق زمین جهت تبدیل به مواد با ارزش‌تر به پالایشگاه‌ها ارسال می‌شود. در پالایشگاه‌ها محصولاتی نظیر گازهای سبک سوختی، بنزین، نفت سفید، گازوئیل، روغن موتور، نفت کوره، قیر و سایر مواد که عمدتاً خود، ماده اولیه تولید مواد پتروشیمیایی با ارزش تری هستند، تولید می‌شود. در حین پالایش نفت خام مواد هیدروکربنی سنگینی در پسماند برج تقطیر در خلأ یا برخی دیگر از دستگاه‌های پالایشگاه بر جا می‌ماند که عمدتاً به منظور سوخت تأسیسات حرارتی پر قدرت یا در جاده‌سازها و نیز نفوذناپذیر کردن ساختمانها از آنها استفاده می‌شود. همانطوری که از شکل ۱ دیده می‌شود کیفیت نفت خام استخراجی روز به روز در حال نزول است. این کاهش کیفیت با افزایش گوگرد موجود در نفت خام اولیه و کاهش گراوینته همراه است. قوانین زیست‌محیطی نیز هر روز بیش از پیش بر پالایشگاه‌ها فشار وارد می‌کند.

دو عامل ذکر شده یعنی کاهش کیفیت نفت خام و افزایش فشار قوانین زیست‌محیطی منجر به تحول عمیق و وسیعی در پالایشگاه‌های دنیا شد تا هرچه بیشتر در جهت کاهش ضایعات و آلودگیهای خود بکوشند.

تکنولوژیهایی برای استفاده بهینه از پسماند و تبدیل آنها به مواد با ارزش‌تر از قبل از سال ۱۹۸۰ مورد توجه قرار گرفت. شکست کاتالیستی پسماندهای سیال (RFCC)، دی‌متانیزاسیون پسماندها، آسفالت‌زدایی با حلال و پدیده گازی کردن (gasification) قیر و کک گزینه‌هایی بودند که پسماندها را به شکل اقتصادی مورد استفاده قرار می‌دادند. اما اساساً انتخاب هر استراتژی از دو عامل زیر متأثر می‌شد:

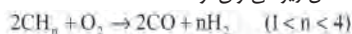
۱- درجه سازگاری پالایشگاه‌ها با خوراکهای سنگین حاوی فلزات سنگین  
۲- سود اقتصادی به‌دست آمده از تبدیل پسماندهای بی‌ارزش به مواد با ارزش سوختی، هیدروژن و برق.

در ایالات متحده delayed coking به‌طور سنتی به‌عنوان گزینه‌ای مناسب جهت مصرف پسماندها استفاده می‌شد. در اروپا فرآیند رایج مورد استفاده شکست حرارتی Thermal cracking یا Visbreaking بود که عمدتاً جهت تهیه سوخته‌های سنگین مورد استفاده کشتیهای اقیانوس‌پیما استفاده می‌شود. گزینه جدیدی که در سالهای اخیر به‌خصوص در اروپا مطرح شد اکسیداسیون جزئی پسماندهای برج تقطیر در خلأ و سایر پسماندهای از این نوع یا فرآیند گازی کردن (gasification) بود.

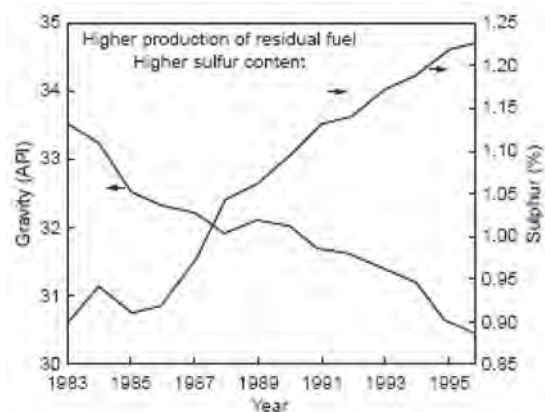
### ۲- فرآیند گازی کردن یا gasification

این فرآیند یک فرآیند اکسیداسیون جزئی است که به‌منظور تبدیل هیدروکربنهای مختلف به گاز سنتز تمیز جهت تولید توان الکتریکی، مواد شیمیایی، سوخته‌ها، کودها و گازهای صنعتی به‌کار می‌رود. این فرآیند تولید محصولات اشاره‌شده را در موقعیتهای، اندازه‌ها و قیمتیهایی که قبلاً باور نکردنی بود، شدنی کرده است.

واکنش خالص gasification را به شکل زیر می‌توان نوشت:

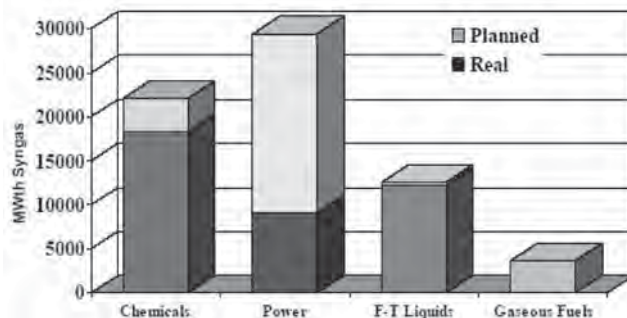


محصولاتی که از اکسیداسیون هیدروکربنها حاصل می‌شود مواد اولیه بسیاری از مواد



شکل ۱- درصد گوگرد موجود در نفت خام آمریکا و گرانی آن

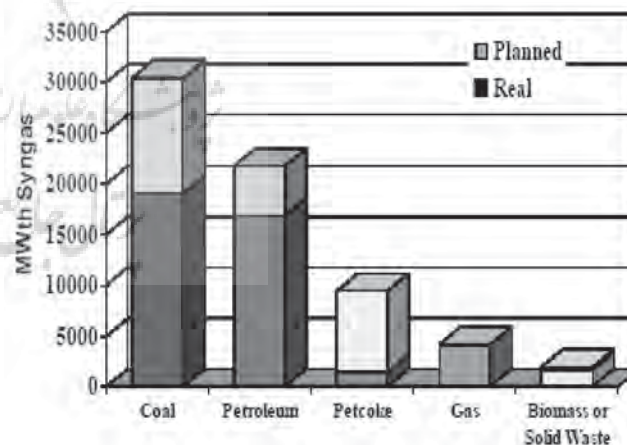
- شیمیایی، پتروشیمیایی و کشاورزی اند. آنچه فرآیند تولید می کند عبارت است از:
- گاز سنتز، منواکسید کربن و هیدروژن برای واکنشهای شیمیایی
- هیدروژن برای فرآیندهای پالایشگاهی و شیمیایی
- گاز سنتز جهت تولید سوختهای سبک طی فرآیند F-T تولید سوختهای سبک گازی
- گاز سنتز جهت تولید انرژی



شکل ۲- درصد محصولات فرآیند gasification در دنیا در سال ۲۰۰۱ [۵]

### ۳- خوراک فرآیند gasification

خوراک فرآیند به طوری که در شکل ۳ نشان داده شده، بسیار متفاوت است. هزینه خوراک کم ارزش جهت تولید محصولات مطلوب پایین است. همچنین وقتی که مواد کم ارزش برای تولید غیراقتصادی باشند، مواد با ارزشی چون گاز طبیعی می تواند جهت تبدیل به مواد حیاتی تحت فرآیند gasification قرار گیرد. واکنش gasification، واکنش گرمایی است که تولید گاز سنتز شامل CO و H<sub>2</sub> را به همراه دارد. دمای واکنش ۱۳۰۰ تا ۱۴۰۰ درجه سانتی گراد است. در نتیجه واکنش، مقدار کمی کربن واکنش نداده هم ایجاد می شود که مقدار آن در حدود ۰/۵ تا ۱ درصد وزنی خوراکهای مایع و ppm ۵۰ تا ۲۰۰ وزنی در خوراکهای گازی است. محدوده فشار عملیاتی از فشار اتمسفری تا فشار ۶۵ بار است و به راحتی با شرایط تولید گاز سنتز منطبق می شود که البته مقدار این فشار برحسب کاربرد گاز سنتز در مرحله بعد تنظیم می شود. محدوده وسیعی از خوراک برای استفاده در این فرآیند مورد توجه است. از جامدات و مایعات گرفته تا گازها در این حیطه قرار دارند. سوختهای هیدروکربنی نظیر گاز طبیعی، سوخت بونکر C، پسماندهای برج تقطیر در خلأ، پسماندهای فلش شده در خلأ، آسفالت، ضایعات مایع و Orimulsion به عنوان خوراک فرآیندهای gasification قابل استفاده است.



شکل ۳- خوراک فرآیند gasification و درصد استفاده از هر کدام در سال ۲۰۰۱

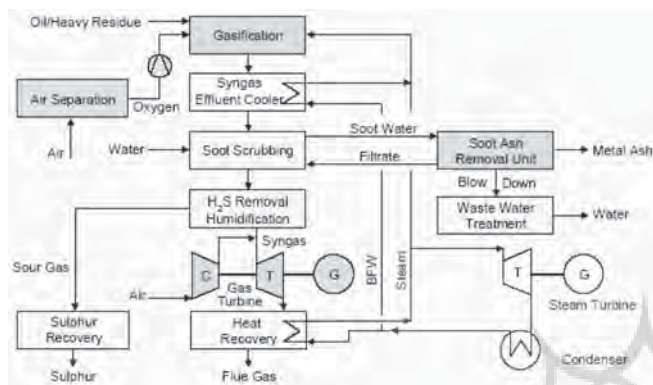
### ۴- تولید برق برای پالایشگاه

برق را در پالایشگاه می توان با استفاده از یک تکنولوژی سیکل ترکیبی با به کارگیری گاز سنتز به دست آمده از فرآیند gasification تولید کرد که سیکل ترکیبی روش احتراق مستقیم بسیار پربازده تر است. بهبودهای جزئی احتراق توربین گازی و سیستم گرمایشی سوخت توسعه یافته است و هم اکنون به طور تجاری در صنایع مورد استفاده قرار می گیرد. این اصلاحات به منظور جبران ارزش حرارتی پایین گاز سنتز (تا گاز طبیعی) انجام می شود. برای بهینه کردن

اقتصادی تولید برق در پالایشگاه می توان دو واحد سیکل ترکیبی مذکور و واحد گازی کننده gasification را در کنار یکدیگر به کار برد.

بخار تولیدی در کولر گاز سنتز، در محفظه بازبایی حرارتی توربین گازی سوپر هیپ می شود. اخیراً در طرحهای سیکل ترکیبی همراه با گازی کننده ها، واحدی جهت استخراج هوا از توربین گازی به منظور تأمین هوای واحد تفکیک هوا در نظر گرفته می شود که در این واحد نیتروژن به صورت NO<sub>x</sub> به توربین گازی برگردانده می شود که این مورد، هم افزایش توان الکتریکی خالص و هم کاهش آلودگی را به همراه خواهد داشت. سیکل ترکیبی فرآیند گازی کردن به طور انتگرالیتیوی یا IGCC شامل واحدهای زیر می شود:

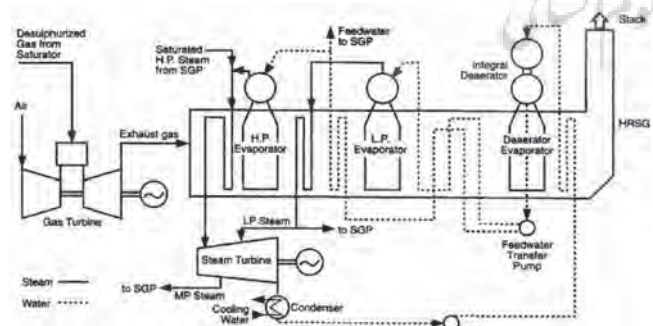
- توربین گازی سیکل ترکیبی که گاز تصفیه شده را به برق تبدیل می کند.
- میدل باز یافت حرارتی که از حرارت گازهای خروجی از توربین گازی برای گرمایش بخار سیکل بخاری تولید توان استفاده می کند.
- توربین بخار که در سیکل تولید توان از آن برق می گیرند.



شکل ۴- فرآیند gasification بر مبنای IGCC

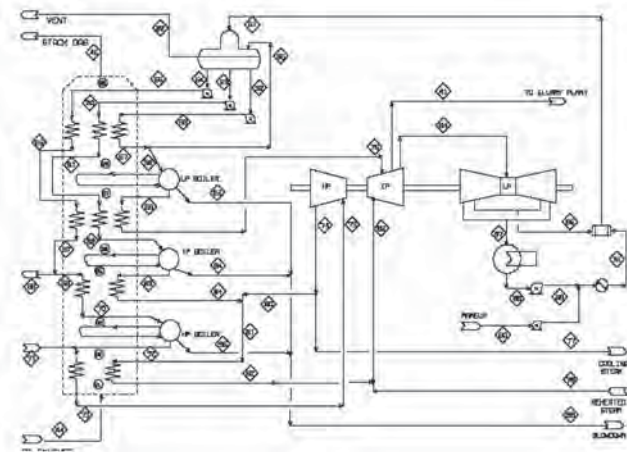
واحد گازی کننده سوخت اولیه را تبدیل به گاز می کند و ناخالصیهای زیاد و جامد آن گاز نیز در بخش دفع، از گاز جدا می شوند. این گاز پس از سرد شدن و دفع مواد جامد وارد توربین گازی می شود و برق تولید می کند. گازهای داغ خروجی پس از خروج از توربین وارد میدل حرارتی باز یافت شده و حرارت خود را به بخار جهت تولید الکتریسته در سیکل بخار می دهد. این رویکرد باعث افزایش بازدهی تبدیلی واحد می شود به شرط آنکه:

- ۱- تمام عناصر واحد به طور کارآمدی در کنار هم واقع شوند، به طوری که توازن بین واحد تفکیک هوا و واحد توربینهای تولید برق به منظور کاهش توان مصرفی ایجاد شود.
- ۲- از نیتروژن به عنوان یک محصول جانبی برای کاهش آلودگیهای NO<sub>x</sub> استفاده شود.
- ۳- از حرارت به دست آمده از بخار تولیدی در واحد کولر جریان گاز سنتز در سیکل بخار ترکیبی فرآیند گازی کننده به منظور افزایش بازدهی تبدیلی آن استفاده شود.
- ۴- از حرارت سطح پایین واحدهای توربین و بخش عملیاتی گازی برای پیش گرم کردن و اشباع گاز سنتز استفاده بهینه شود تا بازدهی تبدیلی افزایش یابد.



شکل ۵- سیکل ترکیبی تولید برق

بهینه سازی عوامل اصلی در واحد تولید برق سطح بازدهی را افزایش می دهد. (در حدود ۴۵ درصد بر مبنای LHV) به منظور رعایت ملزومات محیط زیستی این نوع واحد توان می تواند با واحدهای تبدیلی سوختهای دیگر همچون زغال سنگ رقابت کند. توانایی واحد تولید برق در تهیه گاز تصفیه شده برای کاربردهای چون (هیدروژن -



شکل ۶- سیکل بخار واحد مورد مطالعه

### ۵- نتیجه گیری

- ۱- پس از بررسی تعدادی از پالایشگاه‌های امریکا به نتایج منعکس شده در جدول ۳ رسیدیم:
- ۲- با گازی کردن ۱۰۰۰ بشکه در روز از پسماند نفت سنگین در حدود ۳۲ MW الکتریسیته خالص قابل استحصال است.
- ۳- بر اثر استفاده از فرآیند gasification در پالایشگاه صرفه جویی‌های زیر اتفاق خواهد افتاد:
  - مصرف ضایعات: ۲۰۰۰ تا ۳۰۰۰ دلار به ازای هر روز تقویمی
  - هیدروژن با درجه خلوص بالا: ۳۰۰۰ تا ۲۲۰۰۰ دلار به ازای هر روز تقویمی
  - نیتروژن پالایشگاه: ۲۵۰۰ دلار به ازای هر روز تقویمی
  - صرفه جویی کلی در محدوده: ۱۳۰۰۰ تا ۵۲۴۰۰ دلار به ازای هر روز تقویمی
- ۴- هزینه تولید یک کیلو وات برق معادل ۱۳۶۵ دلار ارزیابی می‌شود.

### جدول ۳- برآورد پیش‌بینی عملکرد سیکل ترکیبی واحد gasification

	Units <sup>a</sup>	Representative / Average		Normal Range
		CC mode	Cogen mode	
<b>Power Produced</b>				
GT Net Power (LHV)	kWh/ton	3002	3077	
ST Net Power (HRSG)		1114	0	
ST Net Power (SGC)		532	0	
Total Power Produced	kWh/ton	4648	3077	
<b>Power Consumed</b>				
ASU + Gasifier + AGR	kWh/ton	528	528	
Misc. CHP		21	21	
BOP (OSSL @ 0.05% Gross)		23	15	
Total Power Consumed	kWh/ton	572	564	
<b>Net Power Produced</b>				
Net Power Produced	kWh/ton	4076	2436	range of SGC circa 1999 3355 - 2616
<b>Steam Balance</b>				
Gasifier Production	M lb/ton	-	6.83	
HRSG Production		-	11.57	
ASU + Gasifier + AGR Cons.		-	1.33	
Net Steam Produced	M lb/ton	0	17.07	
<b>Plant Efficiency</b>				
Overall Efficiency (HHV, %)		40.2%	73.3%	<75%
Overall Efficiency (LHV, %)		42.3%	77.9%	

<sup>a</sup> For Top (2000 lb) of Heavy Oil (dry)

اکسوز، منواکسیدکربن و غیره) از خوراک کم‌ارزش (حای فلزات سنگین و گوگرد) باعث ایجاد توازن اقتصادی بالاتری از واحدهای تولیدی توان با گاز طبیعی ارزان می‌شود. در کنار یکدیگر قرار دادن واحدهای گازی‌کننده و سیکل ترکیبی تولید توان باعث افزایش شاخص عملکرد هر دو واحد در کاهش آلودگیها و هزینه‌های سرمایه‌ای می‌شود. نیتروژن در توربین گازی به منظور کاهش آلودگی NO<sub>x</sub> (که از احتراق گاز سنتز تصفیه شده در توربین تولیدی برق ایجاد شده است) تفکیک می‌شود. پایین بودن آلودگیهای اتمسفری اندازه‌گیری شده برای یک واحد IGCC، اهمیت این واحد را در رعایت مسائل زیست‌محیطی نشان می‌دهد. با وجود کیفیت پایین خوراک، آلودگیها در سطح پایینی هستند. بازدهی بازیابی گوگرد بر مبنای نسبت گوگرد بازیابی شده مایع به گوگرد موجود در خوراک بالاتر از ۹۹/۵ درصد است.

در پالایشگاه‌ها، فرآیند گازی کردن هنگامیکه به همراه تولید برق استفاده می‌شود بسیار جذاب‌تر است چون:

- پالایشگاه‌هایی که برای کاهش SO<sub>2</sub> و NO<sub>x</sub> تولیدی خود به شدت تحت فشارند ممکن است از فرآیند gasification برای استفاده از گاز سنتز در مشعلها و بویلرهایشان بتوانند استفاده کنند.
- یک فاکتور کلیدی در حل مسئله CO<sub>2</sub> در آینده به قیمت‌گذاری انرژی و رقابت، مرتبط خواهد بود. بهبود بازدهیها و چرخه‌های تولید بسته و نیز تولید همزمان راه‌های مسئله موجود است.
- تولید همزمان توان و هیدروژن جهت حل مسائل آینده پالایشگاه‌ها در ارتباط با ضایعات نفت خام، سوختهای پاک و کاهش آلودگی بسیار مهم خواهد بود.
- حرارت در پالایشگاه اغلب در سطح بخار متوسط (MP) توزیع می‌شود. این حرارت خواه به‌طور مستقیم از میدل بازیابی خواه از حرارت توربین بخار قابل استحصال است.
- فرآیندهای تجاری گازی‌کننده همچون فرآیند شرکت Shell هرگونه خوراک سنگین را می‌تواند به کار گیرد در نتیجه پالایشگاه‌ها می‌توانند در محدوده اقتصادی بیشتر دوام داشته باشند.

### ۴- بررسی یک مورد مطالعاتی

آنچه در ادامه می‌آید بررسی یک واحد نمونه جهت بررسی بازدهی و عملکرد فرآیندی است. سیکل بخار در واحد مورد نظر یک فرآیند گرمایش مجدد سه‌مرحله‌ای است و اجزای اصلی آن شامل میدل بخار بازیافت حرارت (HRSG)، توربینها (فشار بالا، میانی و پایین)، کندانسور، بلید بخار برای سرد کردن توربین گازی و ... است. در شکل ۶، سیکل بخار به همراه فرآیند گرمایش مجدد سه مرحله‌ای و جریان فرآیند به روشنی واضح است. در جدول ۱ شرایط سیکل بخار آورده و در جدول ۲، توان تولیدی و بازدهی کلی فرآیند فهرست شده است.

Pressure Level	Steam Pressure (psi)	Pressure Level	Steam Pressure (psi)	Condriions Saturation Temp (°F)
Gas Turbine (MWe)	272.8	Low	72.5	305
Steam Turbine (MWe)	172.2	Intermediate	352	432
Miscellaneous (MWe)	-32.0	High	1911	629
Auxiliary (MWe)	-12.4			
Plant Total (MWe)	400.6			
Overall Process Efficiency (HHV, %)	45.0			
Overall Process Efficiency (LHV, %)	46.7			

▲ جدول ۱- شرایط سیکل بخار

◀ جدول ۲- تولید برق

هیئت علمی ماهنامه «تازه‌های انرژی» با تأکید بر این نکته که دانشجویان همواره در ایجاد ایده‌های علمی، آموزشی و پژوهشی پیشرو هستند و ایران، همیشه شاهد درخشش علمی این دانشمندان جوان در عرصه‌های داخلی و بین‌المللی بوده است، از کلیه دانشجویان و دانش‌پژوهان عزیز که خواستار همکاری علمی، انتشار مقالات و دستاوردهای پژوهشی تحقیقاتی و پژوهشی خود هستند، دعوت به همکاری می‌کند. بر همین اساس، خواهشمند است در صورت تمایل، با مراجعه به پایگاه اینترنتی و ارسال پست الکترونیک یا تماس با روابط عمومی ماهنامه، آمادگی خود را برای همکاری اعلام فرمایید.

تلفن: ۰۲۰ ۸۸۵۳۰۰۲۰ - فاکس: ۰۱۹ ۸۸۵۳۰۰۱۹  
[info@energynewcomes.com](mailto:info@energynewcomes.com)

ماهنامه «تازه‌های انرژی» پل ارتباطی میان پژوهشگران، صنعتگران، مسئولان، مشاوران و ارائه‌دهندگان خدمات فنی و مهندسی است. از کلیه شرکتها و مؤسسات فعال در حوزه انرژی، صمیمانه دعوت می‌شود با مراجعه به پایگاه اینترنتی یا برقراری تماس با روابط عمومی ماهنامه و معرفی رابط مطبوعاتی، یاریگر ما در ارائه آخرین اخبار و دستاوردهای علمی، تحقیقاتی و صنعتی باشند.

تلفن: ۰۲۰ ۸۸۵۳۰۰۲۰ - فاکس: ۰۱۹ ۸۸۵۳۰۰۱۹  
[info@energynewcomes.com](mailto:info@energynewcomes.com)