

علوم و تکنولوژی محیط زیست، دوره بیست و دوم، شماره پنج، مرداد ماه ۹۹

شبیه سازی توأمان راکتور گازی سازی و سیکل بخار نیروگاه زباله سوز تهران

میلاذ بنائی^۱

غلامرضا صالحی^{۲*}

Rezasalehi20@gmail.com

تاریخ پذیرش: ۹۷/۱۰/۲۶

تاریخ دریافت: ۹۷/۵/۱۴

چکیده

زمینه و هدف: هدف این مقاله، شبیه‌سازی توأمان راکتور گازی‌ساز و سیکل بخار نیروگاه زباله‌سوز تهران، به منظور دستیابی و شناسایی پارامترهای تأثیرگذار بر راندمان و توان خروجی نیروگاه می‌باشد. اطلاعات بدست آمده از طریق این شبیه‌سازی علاوه بر اینکه می‌تواند جهت افزایش بهره‌وری و راندمان نیروگاه زباله‌سوز تهران مورد استفاده قرار گیرد، می‌تواند به عنوان اطلاعاتی ارزشمند در سایر نیروگاه‌های زباله‌سوز در دست اجرای کشور نیز به کار گرفته شود.

روش بررسی: به کمک اطلاعات بدست آمده از نمودار فرآیند جریانی و شرایط عملکردی نیروگاه زباله سوز تهران و آنالیز موجود از ترکیب زباله های شهر تهران، شبیه سازی توأمان بخش گازی‌سازی و سیکل بخار این نیروگاه توسط نرم افزار Aspen plus صورت پذیرفت. گام به گام نتایج حاصل از شبیه سازی با شرایط عملکردی نیروگاه و اطلاعات تجربی به دست آمده از فرآیند گازی سازی در مقالات پایه مورد صحت‌سنجی قرار گرفت.

یافته ها: توان تولیدی نیروگاه به میزان زیادی تحت تاثیر میزان رطوبت زباله های ورودی و همچنین نوع زباله‌های ورودی است. در صورتی که بتوان میزان رطوبت پسماند ورودی به نیروگاه را حداقل به میزان ۱۰٪ کاهش داد، توان خروجی نیروگاه به میزان حدود ۳۰٪ افزایش خواهد یافت. همچنین بررسی های صورت پذیرفته نشان می‌دهد افزایش میزان چوب و زباله های سبز در ترکیب زباله های ورودی به نیروگاه سبب کاهش راندمان و توان تولیدی نیروگاه می‌شود.

بحث و نتیجه گیری: شبیه سازی صورت پذیرفته نشان می‌دهد، درصد بالای ترکیبات دارای چوب و زباله های سبز در پسماند ورودی سبب کاهش توان خروجی نیروگاه می‌شود. لذا اجرای تمهیدات لازم در خصوص کاهش میزان رطوبت زباله های ورودی و همچنین دستیابی به ترکیبی دارای کمترین میزان چوب و زباله های سبز موجب بهره وری و افزایش توان خروجی نیروگاه می‌شود.

واژه های کلیدی: پسماند شهری، راکتور گازی‌ساز، گازی‌سازی، توان خروجی، شبیه سازی.

۱- کارشناسی ارشد تبدیل انرژی، دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه آزاد واحد تهران مرکزی، تهران، ایران.

۲- استادیار گروه مهندسی مکانیک، دانشگاه آزاد واحد تهران مرکز، تهران، ایران. * (مسئول مکاتبات)

Simultaneous Simulation of Gasification Reactor and Steam Cycle of Tehran's Waste Incineration Power Plant

Milad Banaei ¹

Gholamreza Salehi ^{2*}

Rezasalehi20@gmail.com

Admission Date: January 16, 2019

Date Received: August 5, 2018

Abstract

Background and Objective: The purpose of this paper is simulation of gasification and steam cycle of Tehran waste power plant in order to achieve and identify the parameters affecting the efficiency and output of power plant. The information obtained through this simulation, in addition to being used to increase the productivity and efficiency of Tehran power plant, can be used as valuable information in other waste power plants of the country should also be employed.

Method: By considering the obtained data from Process Flow Diagram, actual operation condition of this plant, the analyses of Tehran's urban waste and using Aspen plus software as the simulating and modeling tool. The developed simulation model has been validated by using actual operating condition of the plant and also the experimental results of the verified papers.

Findings: The result shows that the moisture content and the composition of the inlet MSW have significant impact on the output power of this plant. The findings indicate that a 10% reduction in the moisture content of inlet MSW cause an increase of 30% in output power. Also, by increasing the wood and the green waste in the combination of inlet MSW, the output power will be reduced.

Discussion and Conclusion: Generally, MSW has low thermal value due to its high percentage of biological ingredients. Therefore, identifying the factors which are affecting the efficiency and power output of the power plant is essential and important. In this regard, the simulation shows that the high percentage of wood-containing compounds and green waste in the input waste will reduce the output power of this plant. As a result, implementing necessary measures to reduce the amount of moisture content of incoming waste as well as achieving the combination with the least amount of wood and green waste will increase the efficiency and the output power of this plant.

Key words: Municipal Solid Waste, Gasification Reactor, Gasification, Output Power, Simulation.

1- M.Sc., Department of Mechanical Engineering, Islamic Azad University, Central Tehran Branch, Tehran, Iran

2-Assistant Professor, Department of Mechanical Engineering, Islamic Azad University, Central Tehran Branch, Tehran Iran

*(Corresponding Author)

مقدمه

سازی و اطمینان از عملکرد درست آن، راندمان و توان خروجی نیروگاه با تغییر خوراک ورودی به راکتور گازی ساز و همچنین با تغییر میزان رطوبت پسماند ورودی به راکتور مورد بررسی و ارزیابی قرار می‌گیرد. در این مطالعه برای توسعه و شبیه سازی نیروگاه زباله سوز تهران نرم افزار Aspen Plus به کار گرفته شده است. در این تحقیق سیکل کامل نیروگاه زباله تهران که متشکل از بخش گازی و بخش بخار است به صورت توأمان شبیه سازی شده است.

معرفی نیروگاه

با در نظر داشتن تمامی موارد گفته شده زباله های جامد می-توانند به عنوان سوخت پاک به کار گرفته شوند. استخراج تمام گازهای موجود از زباله های جامد می تواند، مشکل افزایش روز افزون نیاز بشر به انرژی را رفع کند. افزایش میزان زباله جامد شهری مشکلات فراوانی را برای توسعه اقتصاد فراهم آورده است. از آن جا که نیروگاه زباله سوز تهران به عنوان اولین نیروگاه زباله سوز ایران به تازگی و در سال ۱۳۹۴ فعالیت خود را آغاز کرده است، لذا آشنایی کامل با اجزای اصلی این نیروگاه، شبیه سازی توأمان راکتور گازی ساز و سیکل بخار این نیروگاه جهت دستیابی و شناسایی پارامترهای تأثیر گذار بر راندمان نیروگاه امری ضروری و مهم به نظرمی رسد. اطلاعات به دست آمده از طریق شبیه سازی این نیروگاه علاوه بر این که می تواند جهت افزایش بهره وری و راندمان نیروگاه زباله سوز تهران مورد استفاده قرار گیرد، می تواند به عنوان اطلاعاتی ارزشمند در سایر نیروگاه های زباله سوز در دست اجرای کشور نیز به کار گرفته شود. در ضمن اطلاعات به دست آمده از این تحلیل و شبیه سازی کمک شایانی به بومی سازی تکنولوژی نیروگاه های زباله سوز خواهد کرد.

نیروگاه زباله سوز تهران، در موقعیت ۱۰۳۰ متری از سطح دریا قرار دارد. این نیروگاه از اواخر سال ۱۳۹۴ شمسی شروع به کار کرده است. این نیروگاه متشکل از دو خط مجزای تولید انرژی الکتریسیته از زباله های شهری با ظرفیت سوزاندن روزانه ۲۰۰

با توجه به افزایش روز افزون میزان زباله های تولید شده در جوامع شهری ایجاد نگرشی نو به زباله های تولید شده به عنوان مواد خام سوختی قابل احتراق امری بسیار حیاتی و مهم به نظر می رسد (۱). گازی سازی را می توان به عنوان فرایند تبدیل سوخت های متشکل از کربن به محصولات گازی شامل گازهای سنتزها که دارای ارزش حرارتی بالا می باشند، تعریف کرد. در صورتی که در فرایند احتراق گاز تولید شده ارزش حرارتی خیلی کمتری دارد. گاز حاصل از راکتورهای گازساز، گاز سنتز نامیده می شود. اغلب ترکیبات سازنده گازهای سنتز عبارتند از: مونواکسید کربن، گاز هیدروژن، متان، دی اکسید کربن، آمونیاک و سولفید هیدروژن (۲). عوامل موثر بر ترکیب گازهای سنتز تولید شده در فرایند گازی سازی عبارتند از دمای گازی سازی، عامل اکسید کننده، نوع راکتور گازی و ترکیبات مواد اولیه. برای نمونه از مواد اولیه مختلفی به عنوان سوخت بیومس برای فرایند گازی سازی می توان استفاده نمود که گازهای سنتز حاصل از هر یک دارای ترکیب متفاوتی می باشد. زباله های جامد شهری (MSW^۱)، پوسته برنج، گردو و غبار، فضولات حیوانی، لجن فاضلاب شهری، پسماند بیمارستان ها و غیره از این جمله می باشند (۲). همچنین ارزش حرارتی پایین، گازهای سنتز تولید شده نیز تابعی از نوع اکسیدان مورد استفاده می باشد (۳). یکی از نرم افزارهایی که تا به حال برای شبیه سازی سیکل زباله سوز استفاده شده است نرم افزار Aspen Plus است که در مراجع مختلفی استفاده شده است (۴-۷).

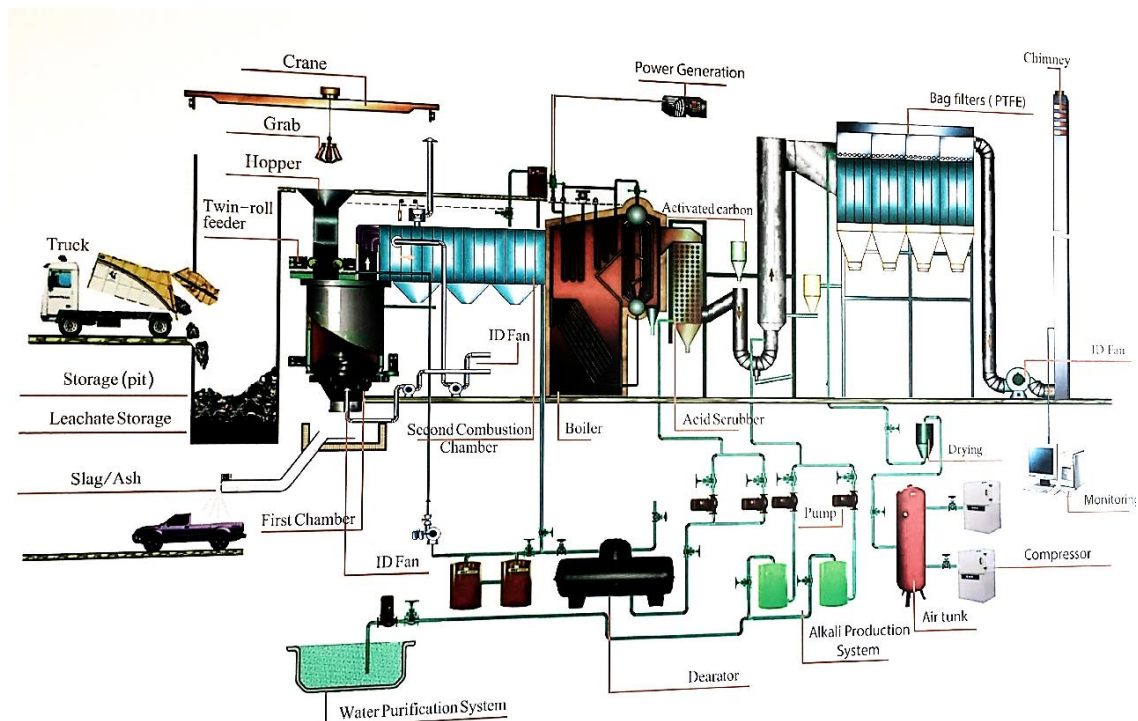
در این تحقیق که مبنی بر روش های عددی و محاسباتی می-باشد به کمک آنالیز گروهی و آنالیز نهایی ترکیب پسماند زباله-های شهر تهران و داده های تجربی به دست آمده از سیکل واقعی نیروگاه به شبیه سازی نیروگاه زباله سوز تهران پرداخته و گام به گام نتایج حاصل از این شبیه سازی با نتایج و داده های تجربی سیکل واقعی نیروگاه زباله سوز و نتایج تجربی به دست آمده از فرآیند گازی سازی در مقالات پایه مقایسه شده و اعتبار سنجی شبیه سازی صورت پذیرفته است. پس از انجام شبیه-

این نیروگاه در مجموع ۳ مگاوات می‌باشد و هر خط آن به صورت میانگین ۱/۵ مگاوات برق را وارد شبکه برق سراسری کشور می‌نماید.

در ادامه بخار خروجی از توربین که دارای دمای 235°C و فشار ۱ bar می‌باشد به دو روش آب خنک و هوا خنک، خنک کاری شده و پس از این مرحله با عبور از یک هوازدا اکسیژن زدایی آن انجام می‌شود. آب ورودی بویلر پیش از ورود با عبور از یک گرمکن 106°C دما می‌یابد و توسط پمپ با فشار ۲۵ بار وارد بویلر می‌شود. گازهای خروجی از بویلر نیز وارد استوانه ۱۴ متری اسید اسکرابر می‌شود و با پاشش محلول آب و آهک گازهای HF، HCL و SO_2 از آن تصفیه می‌گردد و پیش از ورود گازهای خروجی به مرحله نهایی فیلترینگ، مخزن کربن اکتیو فلزات سنگین را جذب می‌کند. دمای گازهای خروجی در انتهای بخش اسید اسکرابر 225°C درجه سانتی‌گراد می‌باشد که با پاشش آب و آهک دما به 185°C کاهش می‌یابد.

تن زباله می‌باشد. پیش از ورود زباله‌ها به این نیروگاه تمامی مواد قابل بازیافت از آن جدا می‌گردد.

مطابق شکل (۱)، پسماند ورودی در بخش اول وارد راکتور گازی ساز این نیروگاه شده و سپس گاز سنتز تولیدی و خروجی از راکتورگازی ساز اول وارد راکتور ثانویه شده و با دمیدن اکسیژن در این راکتور عمل احتراق رخ می‌دهد. دما در انتهای راکتور گازی ساز اول به 980°C و در انتهای راکتور ثانویه به 1200°C می‌رسد. راکتور گازی ساز اولیه این نیروگاه از نوع راکتور پیرولیز گازی‌سازی دوار می‌باشد. گازهای خروجی و حاصل از فرآیند احتراق در راکتور ثانویه وارد سیکل بخار این نیروگاه شده و در مرحله اول با عبور از درون یک بویلر که در آن آب با دمای 106°C درجه سانتی‌گراد و فشار ۲ بار وارد می‌شود، بخار سوپر هیت با دمای 500°C درجه سانتی‌گراد و فشار ۲۵ بار تولید می‌شود. بخار تولید شده در بویلر پس از عبور از توربین 235°C درجه سانتی‌گراد دما پیدا می‌کند. با عبور بخار مافوق-گرم توربین و در نتیجه محور آن که به یک ژنراتور برق متصل می‌باشد به حرکت درآمده و برق تولید می‌گردد. توان تولیدی



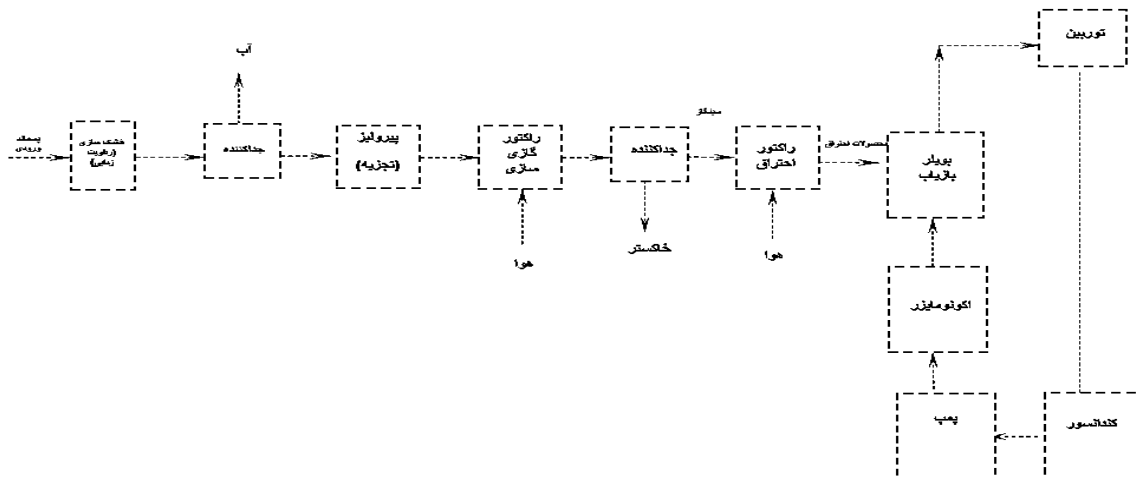
شکل ۱- فرآیند سوزاندن پسماند و تولید انرژی الکتریسیته در نیروگاه زباله سوز تهران

Figure 1. The process of waste incineration and generating electricity in a Tehran's waste incineration power plant

روش شبیه سازی

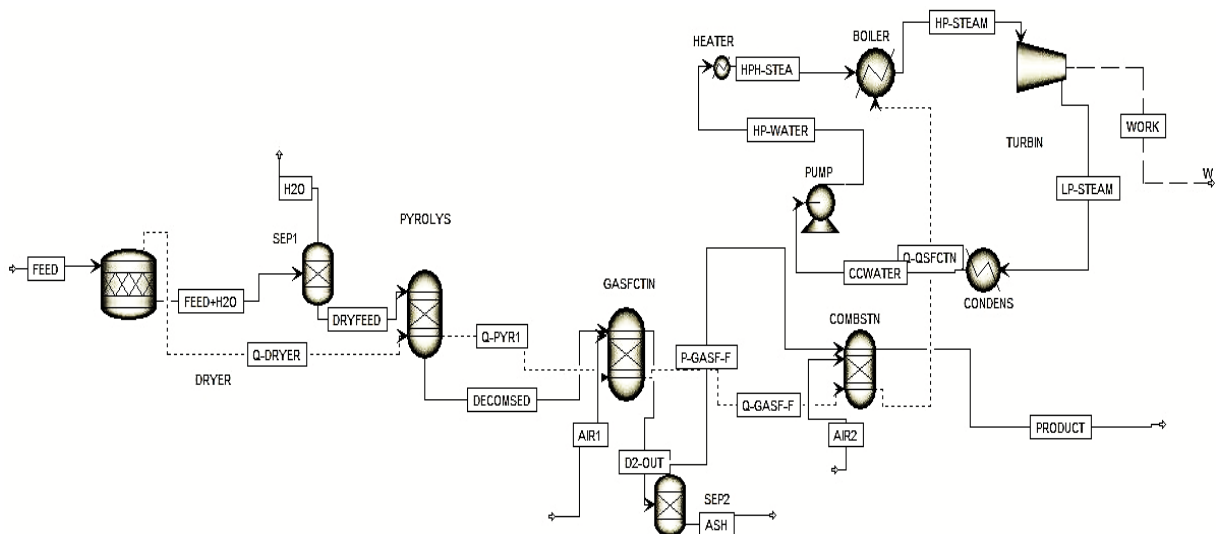
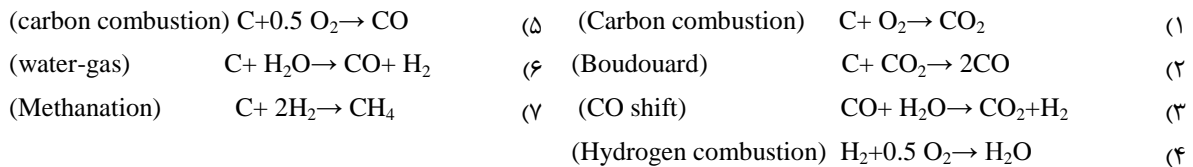
نیروگاه زباله سوز تهران با بخش خشک سازی پسماند آغاز و با بخش های تجزیه و گازی سازی ادامه یافته و سپس با بخش احتراق به پایان می رسد. واکنش های زیر طی مراحل ذکر شده در فرآیند گازی سازی به وقوع می پیوندند و در مدل سازی لحاظ شده اند (۸ و ۹).

شبیه سازی تمامی فرآیندهای نیروگاه زباله سوز تهران که متشکل از بخش گازی سازی از نوع راکتور شکست و گازی سازی و بخش سیکل بخار می باشد، بر پایه تعادل شیمیایی، موازنه جرم و موازنه انرژی صورت پذیرفته است. برای مدل سازی بخش گازی سازی نیروگاه از ماژول های مختلف راکتور استفاده شده است. فرآیند گازی سازی پسماند جامد شهری در



شکل ۲- نمودار فرآیند جریان نیروگاه زباله سوز تهران

Figur2. Tehran's waste incineration power plant flow diagram



شکل ۳- فلوجارت فرآیند شبیه سازی در اسپن پلاس

Figure3. Flow chart of simulation process in Aspen plus

آزمایشگاهی برای یک گازی ساز مورد مطالعه قرار داده اند (۱۱ و ۱۰). نتیجه مقایسه ی ترکیب گازهای سنتز به دست آمده از شبیه سازی ارائه شده و ترکیب گازهای سنتز تولیدی در مقاله تجربی یاد شده انطباق قابل قبولی میان نتایج شبیه سازی و نتایج مقاله پایه را نشان می دهد. بدین ترتیب مطابق جدول ۱، صحت سنجی مدل ارائه شده برای نیروگاه زباله سوز تهران صورت پذیرفت.

در ادامه هر یک از بخش های یاد شده بالا مربوط به مدل سازی بخش گازی سازی نیروگاه زباله سوز تهران که نمای شماتیک آن در نمودار فرآیند شبیه جریانی نیروگاه (شکل ۲) و فلوچارت فرآیند شبیه سازی (شکل ۳) و قابل مشاهده می باشد.

اعتبارسنجی شبیه سازی

نوید و همکاران در مقاله ای به صورت تجربی و آزمایشگاهی فرآیند گازی سازی پسماند جامد شهری را در مقیاس

جدول ۱- نتایج شبیه سازی و نتایج تجربی مقاله پایه

Table1. Simulation results and empirical results of base paper

Other	N ₂	CH ₄	CO ₂	CO	H ₂	ترکیبات اندازه گیری	خوراک ورودی
۳/۳	۶۷/۳۴	۱/۵۴	۸/۴	۱۴/۸۹	۴/۵۸	نتایج تجربی مقاله پایه	MSW
۳/۸۱	۶۴/۸۲	۱/۲۵	۹/۴۵	۱۶/۳۸	۳/۸۶	نتایج شبیه سازی	
۰/۵۱	۲/۵۲	۰/۲۹	۱/۰۵	۱/۴۹	۱/۰۲	اختلاف	
۱۵/۴۵	۳/۷	۱۸/۸	۱۲/۵	۱۰	۱۵/۷۲	درصد اختلاف نسبی	

توربین، $T_{out T}$ دمای بخار خروجی از توربین، $P_{in T}$ فشار بخار ورودی به توربین، $P_{out T} =$ فشار بخار خروجی از توربین و $Power_{output}$ توان خروجی توربین می باشد. در ادامه با استفاده از این مدل صحت سنجی شده راندمان و توان تولیدی نیروگاه زباله سوز تهران برای ترکیبات متفاوت سوخت ورودی به نیروگاه و نرخ برای سوخت/هوا، دمای گازی سازی مورد بررسی و ارزیابی دقیق قرار گرفته است.

در بخش بعدی برای صحت گذاری و اعتبار دهی به شبیه سازی صورت پذیرفته توأمان سیکل گازی سازی و سیکل بخار نیروگاه زباله سوز تهران نتایج حاصل از شبیه سازی با شرایط واقعی عملکردی نیروگاه مورد مقایسه قرار گرفت. همان طور که در جدول ۲ ملاحظه می کنید نتایج در تطابق قابل قبولی با شرایط واقعی عملکردی نیروگاه قرار دارد. که در جدول ۲، $T_{in T}$ دمای بخار سوپر هیت ورودی به توربین، $T_{out T}$ دمای بخار خروجی از

جدول ۲- مقایسه نتایج شبیه سازی و شرایط عملکردی نیروگاه

Table 2. Comparison of simulation results and operating conditions of the power plant

Power output	$P_{out T}$	$P_{in T}$	$T_{out T}$	$T_{in T}$	نتایج
۱۵۰۰ KW	۱ bar	۲۵ bar	۲۳۵°C	۵۰۰°C	شرایط عملکردی نیروگاه زباله سوز تهران
۱۵۰۰/۲۲ KW	۱ bar	۲۵ bar	۲۲۵°C	۵۲۰°C	نتایج حاصل از شبیه سازی

یافته ها

و کاهش میزان رطوبت به منظور سوزانده شدن و تولید انرژی وارد سیکل نیروگاه زباله سوز تهران می شود. در این تحقیق به کمک آنالیز پسماند تهران مطابق جدول ۳ که در مقاله پناهنده

روزانه ۷۵۰۰ تن پسماند جامد شهری در تهران تولید و پس از پردازش ۴۰۰۰ تن آن ها به عنوان دورریز باقی می ماند. از این میان روزانه ۲۰۰ تن پسماند پس از جداسازی مواد قابل بازیافت

آنالیز موجود از پسماند شهر تهران به عنوان سوخت ورودی نیروگاه صورت پذیرفت. به کمک آنالیز شیمیایی بدست آمده از ترکیب پسماند شهر تهران، آنالیز گروهی و آنالیز نهایی زباله های تهران به دست آمد که نتایج آن مطابق جدول ۴ می باشد.

و همکاران (۱۲) مورد مطالعه قرار گرفته بود، آنالیز نهایی و آنالیز گروهی زباله های تهران محاسبه شد. اطلاعات به دست آمده از این آنالیز به منظور محاسبه ارزش حرارتی و سایر خصوصیات شیمیایی پسماند تهران در نرم افزار به کار گرفته شد. بدین ترتیب شبیه سازی نیروگاه زباله سوز تهران به کمک

جدول ۳- ترکیب شیمیایی دورریزهای پسماند شهر تهران

Table 3. Chemical composition of Tehran rejected waste

نوع پسماند	خاکستر(تن)	گوگرد(تن)	نیتروژن(تن)	اکسیژن(تن)	هیدروژن(تن)	کربن(تن)
پلاستیک	۱۱۵/۸۸	---	---	۲۶۴/۲	۸۳/۴۳	۶۹۵/۲۵
کاغذ و مقوا	۳۲/۶۴	۱/۱۹	۱/۷۸	۲۶۴/۰۹	۳۴/۴۲	۲۵۶/۳۷
فلزات	۸۴/۲۷	---	۰/۰۹	۴	۰/۵۶	۴/۱۹
منسوجات	۷/۸	۰/۴۹	۵/۳۶	۹۷/۴۹	۱۵/۶	۱۱۶/۹۹
شیشه	۲۵۴/۳۲	---	۰/۲۶	۱/۰۳	۰/۲۶	۱/۲۹
چوب	۱/۳۱	۰/۰۹	۰/۱۷	۳۷/۳	۵/۲۴	۴۳/۲۴
لاستیک	---	---	---	---	---	---
چرم	۴/۴۳	۰/۱۸	۴/۴۳	۵/۱۴	۳/۵۴	۲۶/۵۷
خاک و نخاله	۱۱۳/۸۶	۰/۳۳	۰/۸۴	۳/۳۵	۵/۰۲	۴۴/۰۴
پسماند تر	۱۸/۳	۱/۴۶	۹/۵۲	۱۳۷/۶۲	۲۳/۴۲	۱۷۵/۶۸
مجموع	۶۳۲/۸۱	۳/۷۴	۲۲/۴۵	۸۱۴/۲۲	۱۷۵/۵	۱۳۶۳/۶۲

جدول ۴- آنالیز نهایی و گروهی پسماند جامد شهر تهران

Table 4. Ultimate and Proximate Analysis of Tehran Municipal Solid waste

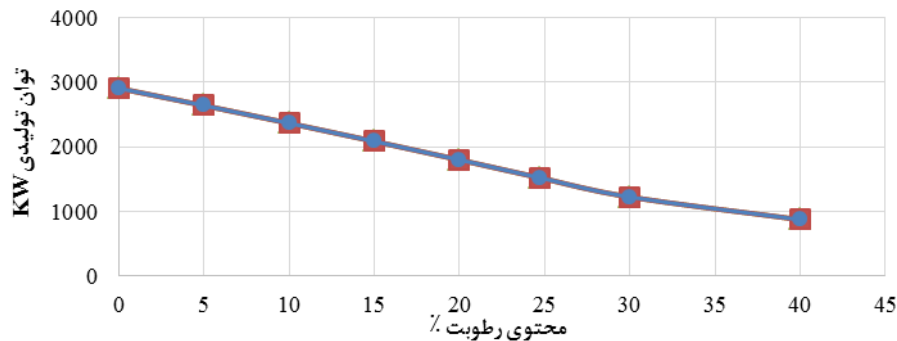
Ultimate Analysis of Tehran Municipal Solid waste					
C	H	O	N	S	ASH
۴۵/۳	۵/۷	۲۷/۱	۰/۷	۰/۱۲	۲۱/۰۸
Proximate Analysis of Tehran Municipal Solid waste					
Fixed Carbon(FC)	Volatile Matter(VM)	Ash	Moisture Content(MC)		
۴۱/۴۶	۳۷/۴۶	۲۱/۰۸	۲۴/۷۲		

شکل ۴ نتایج نشان می دهد که در صورتی که بتوان میزان رطوبت پسماند ورودی به نیروگاه را حداقل به میزان ۱۰٪ کاهش داد، توان خروجی و راندمان نیروگاه به میزان حدود ۳۰٪ افزایش خواهد یافت. این در حالی است که با استفاده از بازخورد های تجربی یکی از معضلات پیش رو در نیروگاه زباله سوز تهران کاهش میزان رطوبت پسماند ورودی به نیروگاه

در گام اول، نتایج برای مقادیر مختلف رطوبت زباله های ورودی، مورد بررسی قرار گرفت. با توجه به آنالیز موجود از ترکیب پسماند جامد شهر تهران، این پسماند با رطوبت ۲۴،۷۲ وارد بخش اول راکتور گازی سازی نیروگاه زباله سوز تهران می شود. در تحلیل اول توان خروجی نیروگاه برای مقادیر مختلف رطوبت پسماند ورودی نیروگاه مورد بررسی قرار گرفت، مطابق

کوره تحت عنوان فیدر تزریق می شود. در ادامه توان خروجی نیروگاه زباله سوز تهران بر اساس آنالیز بدست آمده از میانگین زباله های یازده شهر بزرگ چین در سال های اخیر که در مرجع (۶) استفاده شده بود، مورد بررسی قرار گرفت و نتایج آن به شرح جدول ۵ می باشد.

خصوصاً در فصل های پر بارندگی سال می باشد. به منظور کاهش محتوی رطوبت پسماند ورودی، زباله ورودی از خطوط پردازش پیش از ورود به راکتور در مخزنی به نام پیت به مدت ۵ تا ۷ روز نگه داری شده تا رطوبت آن گرفته شود. سپس از زباله با چنگک از درون پیت برداشته شده و به اولین بخش



شکل ۴- نمودار توان خروجی برای مقادیر مختلف رطوبت زباله های ورودی

Figure 5. Output power diagram for different values of input waste

جدول ۵- آنالیز نهایی و گروهی متوسط زباله های ۱۱ شهر بزرگ چین

Table 5. MSW Ultimate and Proximate Analysis of 11 major Chinese cities

آنالیز نهایی متوسط زباله های ۱۱ شهر بزرگ چین					
C	H	O	N	S	ASH
۴۲	۶/۲	۲۰/۸	۲/۶	۰/۴	۲۸
آنالیز گروهی متوسط زباله های ۱۱ شهر بزرگ چین					
Fixed Carbon(FC)		Volatile Matter(VM)		Ash	Moisture Content(MC)
۱۲		۵۹/۸		۲۸	۲۴

خروجی نیروگاه زباله سوز تهران در حالتی که سوخت ورودی به نیروگاه چوب، دانه های قهوه، زباله های سبز و پسماندهای غذایی و آشپزخانه ای باشد، مورد بررسی قرار گرفت. لازم به ذکر است اطلاعات مورد نیاز برای آنالیز سوخت های یاد شده از مرجع (۱۳) استخراج شده است.

بررسی صورت پذیرفته نشان می دهد، توان تولیدی نیروگاه زباله سوز تهران برای ترکیب پسماند شهرهای مختلف چین که به صورت میانگین دارای میزان رطوبت یکسانی با پسماند تهران می باشند، ۱۲۶۲/۶۸ کیلووات می باشد که به طور میانگین ۱۵ درصد توان کمتری تولید خواهد نمود. در تحلیلی دیگر توان

جدول ۶- آنالیز نهایی و گروهی ترکیبات مختلف

Table 6. Ultimate and Proximate analysis of different feedstocks

آنالیز نهایی						
	C	H	O	N	S	ASH
چوب	۵۰/۳	۶/۰۳	۴۲/۳۳	۰/۲۴	۰	۱/۱
پوسته دانه های قهوه	۴۹/۴	۶/۱	۴۱/۲	۰/۷	۰/۰۷	۲/۵
پسماند سبز	۴۶/۶	۵/۵	۳۸/۶۱	۰/۷۱	۰/۱۸	۸/۴
پسماند های غذایی	۵۶/۶۵	۸/۷۶	۲۳/۵۴	۵/۹۶	۰/۱۹	۴/۹
آنالیز گروهی						
Feedstock	Fixed Carbon(FC)	Volatile Matter(VM)	Ash	Moisture Content(MC)		
چوب	۱۸/۳	۸۲/۶	۱/۱	۲۵		
پوسته دانه های	۸۳/۲	۱۴/۳	۲/۵	۱۰/۱		
پسماند سبز	۱۹/۶	۷۲	۸/۴	۴۸		
پسماند های غذایی	۴۴	۵۱/۱	۴/۹	۲۹/۳		

جدول ۷- توان تولیدی نیروگاه برای ترکیبات مختلف زباله ورودی

Table 7. Generated power of the plant for different composition of feed stocks

توان تولیدی (KW)	
چوب	۱۲/۸۰۶
پوسته دانه های قهوه	۱۲۱۲/۱۰
پسماند سبز	۳۶۸/۰۳
پسماند های غذایی	۱۰۰۴/۲۷

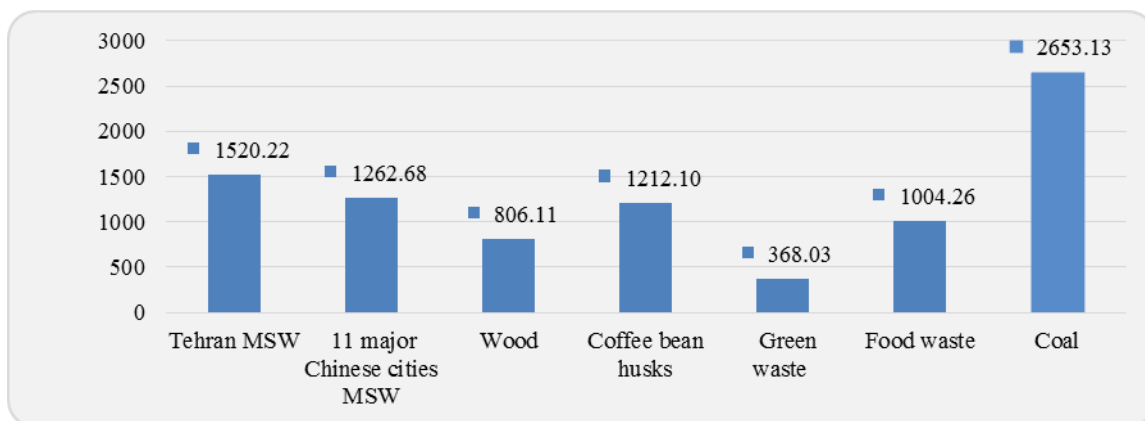
استفاده شده است به شرح زیر می‌باشد. مطابق انتظار با توجه به ارزش حرارتی بالاتر زغال سنگ نسبت به پسماند جامد شهری بررسی صورت یافته بر روی زغال سنگ به عنوان سوخت ورودی به نیروگاه نشان می‌دهد، این ترکیب توان تولیدی بیشتری معادل با ۲۶۵۳،۱۳ کیلو وات تولید خواهد نمود. در ادامه تمامی بررسی‌های صورت یافته بر روی توان خروجی از نیروگاه زباله سوز تهران با استفاده از ترکیب مختلف (۴)، (۶) و (۷) سوخت ورودی به نیروگاه به وسیله نمودار شکل ۵ مورد مقایسه قرار گرفت.

شبیه سازی نشان می‌دهد، توان خروجی نیروگاه برای زباله های سبز و چوب کمترین مقدار ممکن را داشته و در این حالت بخار خروجی از توربین در اتمسفر زیر نقطه شبنم قرار گرفته و احتمال خوردگی پیش می‌آید. لازم به ذکر است این یافته با اطلاعات تجربی بدست آمده از نیروگاه مبنی بر افت محسوس راندمان نیروگاه در صورت افزایش میزان چوب در ترکیب زباله ورودی به نیروگاه، در تطابق قابل قبولی قرار دارد. در ادامه ی بررسی ها با تغییر سوخت ورودی نیروگاه به زغال سنگ به جای پسماند شهری توان خروجی نیروگاه مورد بررسی قرار گرفت. آنالیز به دست آمده از زغال سنگ که در مقالات مختلف

جدول ۸- آنالیز نهایی و گروهی زغال سنگ

Table 8. Ultimate and Proximate analysis of Coal

آنالیز نهایی زغال سنگ					
C	H	O	N	S	ASH
۶۴/۵۳	۳/۷۴۶	۷/۰۰۷	۰/۹۵۶	۰/۵۶۱	۱۴/۱۵
آنالیز گروهی زغال سنگ					
Fixed Carbon(FC)	Volatle Matter(VM)	Ash	Moisture Content(MC)		
۳۸/۴۲	۳۸/۳۸	۱۴/۱۵	۹/۰۵		

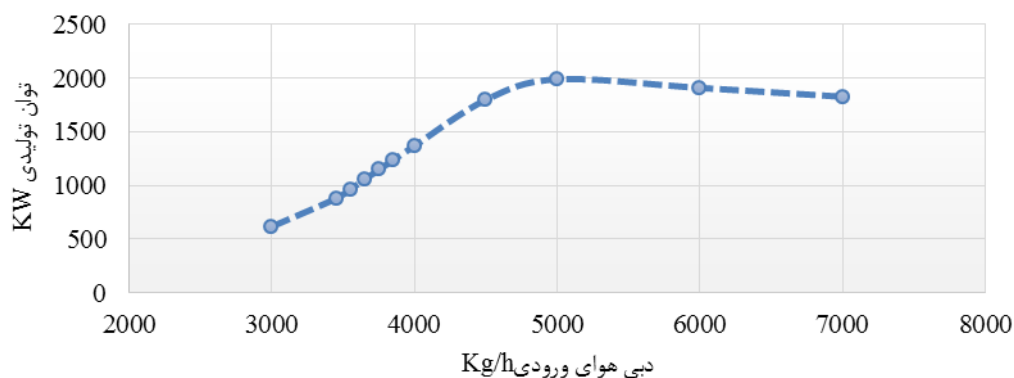


شکل ۵- توان خروجی برای ترکیبات مختلف سوخت ورودی به نیروگاه

Figure 5. Output Power diagram for different types of inlet fuel

راکتور گازی‌سازی مورد ارزیابی قرار گرفت. همان طور که در نمودار شکل ۶ مشخص می‌باشد با افزایش دبی هوای ورودی تا میزان ۵۰۰۰ کیلوگرم بر ساعت توان خروجی افزایش می‌یابد و پس آن با افزایش بیشتر دبی هوای ورودی با کاهش توان تولیدی نیروگاه مواجه می‌شویم.

همان گونه که مشاهده می‌شود زغال سنگ به عنوان خوراک ورودی بالاترین راندمان ممکن را برای این نیروگاه ارائه می‌دهد. به منظور بررسی تأثیر نرخ هوای ورودی به راکتور گازی‌سازی نیروگاه و همچنین دستیابی به نرخ بهینه آن، توان تولیدی نیروگاه زباله‌سوز تهران برای مقادیر مختلف نرخ هوای ورودی به

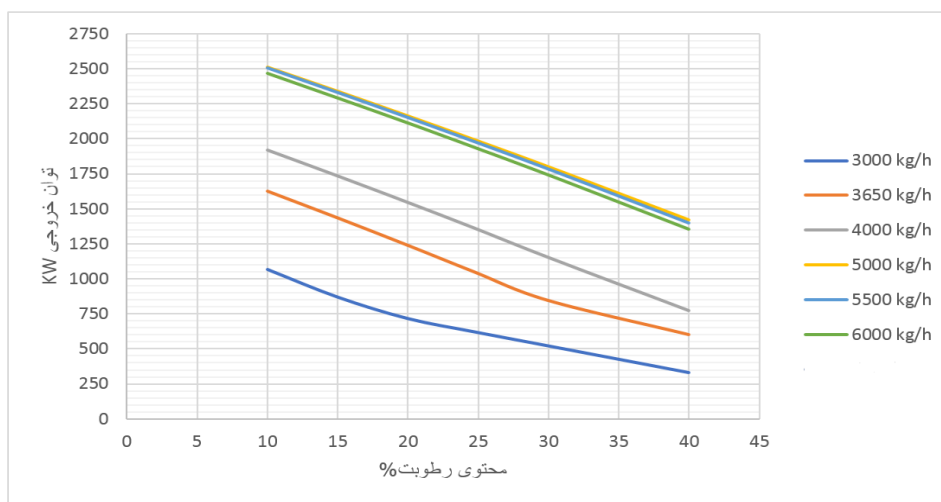


شکل ۶- نمودار توان خروجی برحسب مقادیر مختلف دبی هوای ورودی به راکتورگازی ساز نیروگاه

Figure 6. Output power diagram for different values of inlet air flow rate of the gasification reactor

به راکتور احتراق نیروگاه مورد ارزیابی قرار گرفته است. همان-طور که ملاحظه می‌گردد بیشترین توان خروجی از توربین نیروگاه برای هر مقدار مشخص از رطوبت زباله ی ورودی در دبی ۵۰۰۰ کیلوگرم بر ساعت هوای ورودی بدست خواهد آمد. مطابق نمودار شکل ۸ در صورت کاهش رطوبت پسماند ورودی به نیروگاه تا میزان ۱۵٪ و افزایش دبی هوای ورودی به راکتور احتراق نیروگاه تا میزان ۵۰۰۰ کیلوگرم بر ساعت ، توان خروجی ۲٫۳ مگاوات برای این نیروگاه قابل دستیابی می‌باشد.

با توجه به شکل ۷، با افزایش دبی هوای ورودی به راکتور احتراق نیروگاه تا میزان ۵۰۰۰ کیلوگرم بر ساعت شاهد افزایش توان خروجی نیروگاه خواهیم بود. پس از آن با افزایش دبی ورودی با کاهش توان خروجی نیروگاه مواجه خواهیم شد. لذا نرخ بهینه دبی هوای ورودی به راکتور احتراق نیروگاه زباله سوز تهران که شرایط احتراق کامل گازهای سنتز تولیدی را در حالتی که رطوبت زباله های ورودی ۲۴ درصد باشد، ۵۰۰۰ کیلوگرم بر ساعت خواهد بود. در نمودار شکل ۸، توان خروجی به صورت تابعی از رطوبت زباله‌های ورودی و دبی هوای ورودی



شکل ۷- توان خروجی برحسب مقادیر مختلف رطوبت پسماند ورودی برای دبی های مشخص هوای ورودی به راکتور احتراق

Figure 7. Output power diagram for different values of moisture content in specific inlet air flow rate of the combustion reactor

نتیجه گیری

نیروگاه دارد به طوری که با کاهش محتوی رطوبت به میزان ۱۵٪ توان تولیدی نیروگاه به میزان ۰/۵ مگاوات افزایش یافته و به ۲ مگاوات خواهد رسید. همچنین شبیه سازی نشان می دهد مطابق انتظار کاهش میزان توان تولیدی نیروگاه در فصول پربارندگی سال ناشی از افزایش میزان رطوبت پسماند ورودی به نیروگاه می‌باشد. در حال حاضر یکی از دغدغه‌های موجود در نیروگاه زباله سوز تهران کاهش میزان رطوبت زباله های ورودی به نیروگاه می‌باشد، تا بدین ترتیب از افت راندمان و توان خروجی نیروگاه جلوگیری به عمل آید. همچنین شبیه سازی صورت پذیرفته نشان می‌دهد چوب و زباله‌های سبز به عنوان ترکیبات سوخت ورودی به نیروگاه کمترین توان خروجی را ارائه خواهد داد. لذا به نظر می‌رسد با کاهش محتوی چوب و

درصد بالای مواد بیولوژیک و تر در پسماند سبب کاهش ارزش حرارتی زباله می‌شود و آن نیز سبب می‌شود که این ترکیبات هیچ گاه به مرحله خوداشتعالی نرسیده و به سوخت‌های فسیلی کمکی نیاز داشته باشند. از سوی دیگر پسماند ورودی با ارزش حرارتی پایین نمی‌تواند دمای راکتور احتراق را به بالای ۸۰۰ درجه برساند و در نتیجه تولید فوران و دیوکسین چندین برابر می‌شود. همچنین عملکرد سیکل بخار نیروگاه را تحت شعاع قرار داده و نمی‌تواند بخار لازم را برای به حرکت درآوردن توربین فراهم آورد. لذا مدیریت نیروگاه زباله سوز و شناسایی عوامل و پارامترهای اثر گذار بر توان تولیدی و راندمان بسیار مهم و خطیر می باشد. نتایج شبیه سازی نشان می‌دهد، میزان رطوبت پسماند ورودی تاثیر قابل توجهی بر توان تولیدی

7. Sharmina Begum, M.G. Rasul, DelwarAkbar and Naveed Ramzan, "Performance Analysis of an Integrated Fixed Bed Gasifier Model for Different Biomass Feedstocks," *Energies* 2013,6,6508-6524
8. N. Ramzan, A. Ashraf, S. Naveed, A. Malik, "Simulation of hybrid biomass gasification using Aspen plus: A comparative performance analysis for food, municipal solid and poultry waste," *Biomass and Bioenergy*,35(9) (2011),3962-3969
9. V. Skoulou, A. Zabaniotou, G. Stavropoulos&G. Sakelaropoulos, "Syngas production from olive tree and olive kernels in downdraft fixed-bed gasifier.," *International journal of hydrogen Energy*,33(4) (2008),1185-1194
10. Naveed, S. Malik, A. Ramzan, N. Akram, M.A comparative study of gasification of feed waste (FW), Poultry waste (PW), municipal solid waste (MSW) and used tired(UT), *Nucleus* 2009,46,77-81.
11. Reed, T. B, Graboski, M. S, levis, B. *Fundamentods, Development Scalep of the Air oxygen stratified downdraft gasifier*, Biomass energy foundation press: Golden, Co, USA,1994
12. Azadeh Panahandeh, Gholamreza Asadolahfardi, Mohsen Mirmohammadi, Technical and economic study of using Tehran rejected solid waste as a fuel in cement kilns, *J.Env.Sci. Tech.*, Vol 19, Special No. 4, Spring 2017
13. Sharmina begum et al. Performance Analysis of an Integrated Fixed Bed Gasifier Model for Different Biomass Feedstock, *Energies* 2013

زباله های سبز توان خروجی نیروگاه افزایش قابل توجهی داشته باشد .

Reference

1. "Renewables 2014 Global Status Report," 2014.)Online(. Available: http://www.ren21.net/portals/0/documents/resources/gsr/2014/gsr2014_full report low res.pdf.)Accessed: 07-May-2015(.
2. N. Lapa, J. F. Santos Oliveira, S. L. Camacho, and L. J. Circeo, "An ecotoxic risk assessment of residue materials produced by the plasma pyrolysis/vitrification (PP/V) process," *Waste Manag.*, vol. 22, no. 3, pp. 335–342, 2002.
3. "National Energy Technology Department." (Online). Available: <http://www.netl.doe.gov/research/coal/energy systems/gasification/gasifipedia/igcc-config>. (Accessed: 19-May-2016).
4. SharminaBegum, M.G. Rasul and DelwarAkbar, "A numerical investigation of municipal solid waste gasification using aspen plus," *Procedia Engineering* 90(2014), 710-717.
5. David Bonalumi, "Preliminary study of pyrolysis and gasification of biomass and thermosetting resins for energy production," *Procedia Engineering* 101(2016), 432-439.
6. Na Deng, Dongyan LI, Qiang ZHANG, Awen ZHANG, Rongchang CAI, Biting ZHANG, "Simulation analysis of municipal solid waste pyrolysis and gasification based on Aspen plus," Higher Education Press and Springer-Verlag Berlin Heidelberg 2017