

Investigating The Effect of Removing Gas Turbine Exhaust Silencers on The Input Flow to The Recovery Boiler of a Combined Cycle Power Plant

Abbas Hosainzadeh Nasrabadi¹, Ebrahim Goshtasbi Rad², Edris ghonoodi³

1- MSc., Department of Thermo-fluid, School of Mechanical Engineering, Shiraz University,
hn.abbas72@gmail.com

2- Associate Professor, Department of Thermo-fluid, School of Mechanical Engineering, Shiraz University,
goshtasb@shirazu.ac.ir

3- MSc., Department of Thermo-fluid, School of Mechanical Engineering, Shiraz University,
e.ghonoodi@gmail.com

Abstract:

This study analyzes and evaluates the effect of relocating the silencers of the exhaust system of the Alstom single-pressure, combined-cycle power plant in Yazd. The exhaust system design should minimize both pressure drops and ensure a uniform flow at its outlet (the inlet to the recuperator boiler). Analysis of the Yazd power plant exhaust system in the combined-cycle state indicates that vortices form in the divergent channel preceding the silencer, while the outlet flow remains uniform. The total pressure drop is 535.71 Pa.

For the gas-turbine cycle, vortices form in the divergent channel and in the by-pass exhaust stack, with a total pressure drop of 611.33 Pa. Relocating the silencers inside the by-pass exhaust stack reduces the pressure drop caused by their presence in the gas inlet to the recuperator boiler; however, the flow becomes highly non-uniform, and a large vortex region with circulating flow develops within the exhaust system. The inlet static pressure decreases to 467.61 Pa and the total pressure drop becomes 57.5 Pa. For the gas-turbine state, analogous to the combined-cycle, flow uniformity deteriorates and a vortex region with substantial circulating flow forms within the diverging channel. The total pressure drop for this condition is 929.56 Pa.

Relocating the silencers yields no perceptible reduction in pressure drop in the combined-cycle and has no substantial effect on efficiency. However, silencer life increases, and accessibility for maintenance improves. Implementing this modification in the exhaust system should be performed by experienced personnel, and, upon validation of its value, geometry refinements to achieve flow uniformity should be made; otherwise, particularly in the combined-cycle, the non-uniform flow could degrade the recuperator heat exchangers and affect recuperator performance. To achieve flow uniformity inside the exhaust, two modification schemes were proposed and evaluated.

Modification Plan 1: The length of the divergent channel is increased, which reduces the channel divergence angle. As a result, the flow in the combined-cycle becomes uniform, and the inlet static pressure relative to the present exhaust system decreases by 518.6 Pa, with a total pressure drop of 16.24 Pa. This modification did not affect the gas-turbine cycle, where the flow remains non-uniform. The inlet static pressure for the exhaust in this state relative to the present system increases by 275.45 Pa, and the total pressure drop for this geometry is 929.56 Pa. This plan entails a high implementation cost because a new divergent channel must be constructed.

Modification Plan 2: A perforated plate is placed in the center of the divergent channel. With this modification, the flow in the combined-cycle becomes uniform, and the vortices caused by silencer relocation diminish. The inlet static pressure relative to the present system decreases by 299.62 Pa, and the total pressure drop is 235.78 Pa. This modification is effective for the gas-turbine cycle, yielding a more uniform flow. The inlet static pressure relative to the present system increases by 360.33 Pa, and the total pressure drop for this geometry is 988.6 Pa. Although this modification reduces pressure drop in the combined-cycle compared with the previous state, its advantage lies in lower implementation cost.

Key words: Exhaust system, Silencer, Gas turbine, combined cycle.

Date of sending: 2023/09/20
Acceptance date: 2025/08/08

Corresponding author's name: Ebrahim Goshtasbi Rad
Corresponding author's address: Department of Thermo-fluid, School of Mechanical Engineering, Shiraz University, Shiraz, Iran

بررسی اثر حذف صداخفه‌کن‌های اگزوز توربین گازی بر روی جریان ورودی به بویلر بازیاب یک نیروگاه سیکل ترکیبی

نوع مطالعه: پژوهشی

عباس حسین‌زاده نصرآبادی^۱، ابراهیم گشتاسبی راد^۲ و ادريس غنوودی^۳

۱- کارشناس ارشد گروه حرارت سیالات، دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه شیراز، شیراز، ایران

hn.abbas72@gmail.com

۲- دانشیار گروه حرارت سیالات، دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه شیراز، شیراز، ایران

goshtasb@shirazu.ac.ir

۳- کارشناس ارشد گروه حرارت سیالات، دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه شیراز، شیراز، ایران

e.ghonoodi@gmail.com

چکیده:

در این پژوهش سیستم اگزوز یک نیروگاه سیکل ترکیبی با استفاده از روش عددی برای دو وضعیت سیکل ترکیبی و گازی مورد مطالعه قرار گرفته است. فشار پایین دست (در قسمت اگزوز) نقش مهمی را در تعیین بازدهی نیروگاه ایفا می‌کند. مکان صداخفه‌کن در سیستم اگزوز نیروگاه قبل از دایور تر دمپر می‌باشد که باعث افزایش افت فشار ۷۵/۶۲ پاسکال نسبت به سیستم اگزوز برای وضعیت سیکل ترکیبی می‌شود. در این پژوهش، صداخفه‌کن به داخل استک اگزوز کنار گذر انتقال داده شد که در وضعیت سیکل ترکیبی باعث کاهش افت فشار به میزان ۴۷۸/۲۱ پاسکال و غیریکنواخت شدن سرعت جریان خروجی اگزوز (ورودی به بویلر بازیاب) و افزایش افت فشار به میزان ۳۱۸/۲۳ پاسکال در وضعیت سیکل گازی شد. به منظور یکنواخت شدن سرعت خروجی در این سیستم اگزوز دو طرح اصلاحی مطالعه شده است. در طرح اول طول کانال انبساطی افزایش داده شد که باعث کاهش افت فشار به میزان ۹۷ درصد و یکنواخت شدن سرعت خروجی در وضعیت سیکل ترکیبی شده است. در طرح دوم از صفحه‌ی مشبک درون کانال انبساطی استفاده شد که باعث افزایش افت فشار برابر ۲۱۹/۵۴ پاسکال در سیستم اگزوز جدید نسبت به طرح اول در حالت سیکل ترکیبی و یکنواخت شدن سرعت خروجی اگزوز شده است.

واژگان کلیدی: سیستم اگزوز، صداخفه‌کن، توربین گاز، سیکل ترکیبی

تاریخ ارسال: ۱۴۰۲/۰۶/۲۹

تاریخ پذیرش: ۱۴۰۴/۰۵/۱۷

نام نویسنده مسئول: ابراهیم گشتاسبی راد

آدرس نویسنده مسئول: گروه حرارت و سیالات، دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه شیراز، شیراز، ایران

مقدمه :

مورد توجه قرار گیرد مانند: عملکرد صوتی، سیستم صداخفه‌کن‌ها، طراحی نیروگاه، مسیر گاز اگزوز، مواد بکار رفته و ملاحظات طراحی، مشخص شده است.

لی و همکاران (Lee, Kwon, & Lee, 2002) برای بررسی اثرات حرکت چرخشی جریان بر روی توزیع اکسیژن و سرعت در صفحه ورودی به مشعل‌های احتراق، مطالعه آزمایشگاهی و عددی انجام دادند. این مطالعه بر روی کاتالوگ ورودی به بویلر بازیاب انجام شد. برای افزایش سطح اختلاط بین اکسیژن و گازهای خروجی توربین، کاتالوگ هوای اضافی به کاتالوگ ورودی به بویلر بازیاب اضافه شد و این افزایش اکسیژن برای بهبود احتراق صورت گرفت.

جایاتونگا (Jayatunga, 2005) یک مطالعه تجربی و عددی بر روی یک سیستم اگزوز توربین گازی صنعتی برای بررسی میدان جریان پیچیده آن و اعتبار سنجی دقت دینامیک سیالات محاسباتی انجام داد. این مدل از مجموعه‌ای از پرده‌های هدایت‌کننده خروجی که جریان را به یک دیفیویزور حلقوی محوری هدایت می‌کنند و متصل به یک جعبه حلقوی و کاتال خروجی است، تشکیل شده است. این مطالعه برای سه توان ۱۰۰٪، ۷۰٪ و ۳۰٪ توربین گاز انجام و ضریب افت فشار کل به دست آمده از دو روش تجربی و عددی مقایسه گردید.

Hegde, Han, Lee, & Roy, ۲۰۰۷ هنگده و همکاران (Hegde, Han, Lee, & Roy, ۲۰۰۷) مطالعه آزمایشگاهی و عددی بر روی جریان و انتقال حرارت دو نوع بویلر بازیاب عمودی و افقی را انجام دادند. هدف آنها برای مطالعه، ایجاد اصلاحات در ساختار بویلر بازیاب بود تا جریان یکنواخت بر روی مبدل‌ها ایجاد شود. در این مطالعه با اصلاح هندسه بویلر بازیاب، گردابه در بالادست مبدل موفق گرم کوچکتر و در پایین دست صفحه، جریان یکنواخت‌تر شد.

قاسمی و نظری (قاسمی & نظری, ۱۳۹۶) تأثیر نصب دمپر اگزوز، روی پارامترهای دما و فشار در المان‌های مختلف و تغییر الگوی را اندازی مجدد بویلر بازیاب نیروگاه سیکل ترکیبی سندنج، را بررسی کردند. نتایج بررسی آنها نشان داد از آنجایی که هر را اندازی سرد سه برابر را اندازی داغ طول عمر بویلر را کاهش می‌دهد، لذا نصب دمپر اگزوز می‌تواند توجیه فنی و اقتصادی داشته باشد.

لاکشمیراجو و کوی (Lakshmiraju & Cui, ۲۰۰۷) برای شناسایی زاویه بهینه‌ی تیغه^۳ و پره^۴، به منظور کاهش افت فشار اگزوز نیروگاه، مطالعه عددی و تجربی انجام دادند. نتایج به دست آمده از تحلیل عددی و تجربی برای ضریب افت فشار با زاویه‌های مختلف

نیروگاه‌های حرارتی از مهم‌ترین مصرف‌کنندگان سوخت‌های فسیلی محسوب می‌شوند. از این‌رو ارتقای راندمان نیروگاه‌های حرارتی و بهینه‌سازی مصرف سوخت علاوه بر کاهش محدودیت‌های موجود در تأمین سوخت، منافع زیست محیطی و اقتصادی بسیاری را به همراه خواهد داشت. یکی از راه حل‌هایی که همواره بهمنظور افزایش راندمان نیروگاه‌های حرارتی مطرح می‌شود استفاده از نیروگاه‌های سیکل ترکیبی^۱ است دلیل انتخاب سیکل ترکیبی، راندمان یا بازدهی پایین نیروگاه‌های گازی به خاطر دفع مقدار زیادی انرژی به صورت گرما ناشی از گازهای خروجی، مخارج جاری بالا، کوتاه بودن عمر، و تغییر در راندمان و قدرت خروجی با تغییر شرایط جوی است (نظری،

۱۳۹۱)

ایده سیکل ترکیبی برای بهبود بازده نیروگاه گازی (سیکل ساده برایتون)، از طریق استفاده از حرارت گازهای خروجی توربین گازی می‌باشد. در نیروگاه‌های سیکل ترکیبی دو نوع سیکل حرارتی برایتون (توربین گاز) و سیکل حرارتی رانکین (توربین بخار) باهم ترکیب می‌شوند. نیروگاه سیکل ترکیبی شامل تعدادی توربین گاز و توربین بخار است که با استفاده از بویلر بازیاب، از حرارت موجود در گازهای خروجی از توربین‌های گاز، برای تولید بخار آب مورد نیاز در توربین‌های بخار استفاده می‌شود. محصول خروجی از توربین گاز، گازی با درجه حرارت حدود ۶۰۰ درجه سانتی‌گراد است که به عنوان تلفات حرارتی از طریق اگزوز وارد جو می‌شود به این ترتیب توربین گازی، در بهترین شرایط بهره‌برداری، راندمانی در حدود ۳۳٪ داشته و ۶۷٪ انرژی آن به عنوان تلفات حرارتی محسوب و فاقد کارایی می‌باشد. برای استفاده بهتر از این انرژی، در خروجی اگزوز هر توربین گاز با نصب دایورتردمپر^۲، گاز داغ خروجی توربین گازی به قسمت بویلر بازیاب^۳ هدایت می‌شود تا با پیش گرمایش آب موجود در آن توسط مبدل‌ها، به بخار فوق گرم با درجه حرارت در حدود ۵۳۰ درجه سانتی‌گراد درون بویلر تبدیل و جهت تولید برق در یک توربین بخار استفاده شود. بنابراین در دیگ بخار در مصرف سوخت جهت گرمایش آب صرف‌جویی شده و راندمان در کل افزایش و به رقمی معادل ۵۵٪ می‌رسد (بیدی، هاشمی، کیا، & محمدی، ۱۳۹۵) [۲]. در مطالعات صورت گرفته توسط Morris (Morris, 1987) در مسائلی که باید در ارزیابی پروژه‌ها و هنگام طراحی سیستم اگزوز

³ Heat Recovery Steam Generator (HRSG)

⁴ Baffle

⁵ Turning vanes

¹ Combined Cycle Power Plants (CCPP)

² Diverter Damper

بازیاب بر یکنواختی جریان و افت فشار، مطالعه تجربی و شبیه‌سازی عددی انجام دادند. آنها در این مطالعه سطح بالای کاتال ورودی به بویلر بازیاب را به دو قسمت تقسیم کردند و با تغییر اندازه و زاویه این سطوح، سعی در یکنواخت کردن جریان ورودی به بویلر بازیاب کردند. سو و همکاران (So, Jo, Lee, Koo, & Lee, ۲۰۱۸) با هدف بهبود یکنواختی جریان ورودی به بویلر بازیاب، کاتال ورودی بویلر بازیاب را مورد تجزیه و تحلیل عددی و بهینه‌سازی طراحی قرار دادند. شرایط عملیاتی روی یک مدل ۱۵۲/۵ مگاواتی برای تحلیل یک جریان سه بعدی مورد استفاده قرار گرفت. همچنین بهینه‌سازی طراحی با استفاده از الگوریتم ژنتیک^۱ انجام گردید. بهینه‌سازی کاتال ورودی باعث افزایش ۳/۴٪ یکنواختی جریان شد.

Zhinov, Shevelev, Karyshev, & ژینوف و همکاران (Zhinov, Shevelev, Karyshev, & Anan'ev, ۲۰۱۸) مطالعه عددی بر روی اگزوژ یک توربین گاز با مبدل حرارتی را انجام دادند. هدف از این مطالعه بهینه‌سازی مشخصات هندسی کاتال اگزوژ در محل مبدل حرارتی بود به همین منظور دو مدل در این تحقیق بررسی شد. در مدل اول مبدل حرارتی در مرکز سطح مقطع اگزوژ واقع شده است که بین مبدل حرارتی و دیواره‌های اگزوژ فضای آزاد همراه با دمپر وجود دارد. هنگامی که این دمپرها باز باشند مقداری از جریان گاز بدون عبور از مبدل حرارتی وارد جو می‌شود. در مدل دوم دو مبدل حرارتی در مجاور دیواره کاتال قرار گرفته و فضای باز در مرکز سطح مقطع همراه با دمپر می‌باشد. شبیه‌سازی نشان داد برای مدل دوم، سرعت ورودی به مبدل‌های حرارتی یکنواخت‌تر و افت فشار کمتر است.

Yi و Ju (Yi & Ju, ۲۰۱۹) تأثیر ضخامت صداخه‌کن یک توربین گازی صنعتی بر روی میدان جریان را تحلیل عددی کردند. در این مطالعه مشخص شد که تعداد و ضخامت صداخه‌کن‌ها تأثیر زیادی در عملکرد کاهش صدای اگزوژ دارند. در مطالعه آنها میدان فشار، سرعت و آشفتگی بررسی شد. نتایج نشان داد با افزایش ضخامت، فضای عبور جریان کاهش و افت فشار و سرعت افزایش می‌یابد. اما اعوجاج^۲ تا حدی با افزایش ضخامت، افزایش یافته سپس با افزایش سرعت و یکنواخت شدن جریان، اعوجاج کاهش می‌یابد.

Maleki, Aslani, Zolfaghari, & ۲۰۲۲ Zahedi, (Maleki, Aslani, Zolfaghari, & ۲۰۲۲) در سال به تحلیل کتاب شناسی پیشرفت‌های در مورد توسعه نیروگاه سیکل ترکیبی گاز طبیعی با فناوری جذب و ذخیره سازی CO₂ پرداختند. آنها به این نتیجه رسیدند که بهترین فناوری جذب در نیروگاه، جذب CO₂ پس از احتراق در نیروگاه‌های سیکل ترکیبی گاز طبیعی با جاذب گاز آمین نوع سوم می‌باشد. فقیهی و غیث (Faqihi & Ghaith, 2023) در سال ۲۰۲۳ به بررسی نیروگاه‌های حرارتی به صورت چرخه ساده (SC) و چرخه ترکیبی (CC) پرداختند. آنها یک طرح جدید از سیستم بازیابی حرارت پیشنهاد دادند. این سیستم شامل یک مبدل حرارتی با کاتال

تیغه نشان می‌دهد که زاویه بیشتر از ۳۰ درجه باعث افزایش افت فشار می‌شود. افزایش زاویه تیغه موجب کاهش قطر هیدرولیکی شده که خود مانع در برابر عبور جریان می‌گردد (Bayraktar, Safa, & Yilmaz, ۲۰۰۷) بایرکtar و همکاران (Bayraktar, Safa, & Yilmaz, ۲۰۰۷) سیستم اگزوژ توربین گازی استفاده شده در کشتی را به صورت عددی و تحلیلی مطالعه کردند. نتایج بررسی نشان دهنده اختلاف ۲/۳۸٪ بین سرعت خروجی در روش تحلیلی و عددی در افت فشار یکسان بود.

Pinelli & Bucci (Pinelli & Bucci, ۲۰۰۹) سیستم گاز خروجی یک نیروگاه تولید برق حرارتی را شبیه‌سازی عددی کردند. در این نیروگاه مقداری از گازهای خروجی توربین از اگزوژ کنارگذر عبور کرده و سپس به اگزوژ اصلی تزریق و وارد جو می‌شود و مقداری از گاز خروجی توربین وارد بویلر بازیاب شده تا برای تولید گرماء در زمستان و تولید انرژی چیلر جذبی در تابستان مورد استفاده قرار گیرد. نتیجه آزمایش‌ها نشان داد زمانی که دی جرمی اگزوژ کنارگذر ۵۰٪ از دبی جرمی خروجی توربین باشد، بحرانی‌ترین غیریکنواختی دما اتفاق می‌افتد.

Mohajer, Noroozi, & Norouzi (Mohajer, Noroozi, & Norouzi, 2009) ۲۰۰۹ هندسه‌ی سیستم اگزوژ کنارگذر نیروگاه سیکل ترکیبی مدل آساندو V94.5 را بهینه کردند. در این مطالعه تغییر هندسه دایورتر دمپر با استفاده از پره مورد بررسی قرار گرفته و تأثیر آن بر روی افت فشار سیستم اگزوژ بررسی شد. این پره‌ها تأثیر زیادی در الگوی جریان گذاشته و باعث کوچک شدن گردابهای و یکنواخت شدن جریان به صداخه‌کن‌ها شد همچنین نصب پره موجب کاهش افت فشار و اتفاق انرژی در سیستم اگزوژ شد که این ویژگی باعث افزایش بازدهی توربین گاز می‌شود.

Shin, Kim, Ahn, Choi, & Myoung (Shin, Kim, Ahn, Choi, & Myoung, 2012) ۲۰۱۲ برای تجزیه و تحلیل الگوی جریان درون بویلر بازیاب عمودی و کاتال ورودی به آن مطالعه تجربی و عددی انجام دادند. تحقیق آنها در شرایط آزمایشگاهی با مقیاس ۱/۲۰ انجام گرفت. نتایج نشان داد در ورودی به بویلر بازیاب ناحیه‌های چرخشی ایجاد می‌شود که باعث ایجاد غیریکنواخت شدن جریان ورودی به بویلر بازیاب می‌شود.

عامری و دورچه (Ameri & Dorcheh, ۲۰۱۳) ۲۰۱۳ کاتال ورودی (Ameri & Dorcheh, ۲۰۱۳) بویلر بازیاب را به کمک دینامیک سیالات محاسباتی شبیه‌سازی کردند. هدف آنها یکنواخت کردن سرعت و دما در ورودی به بویلر بازیاب و مشعل کمکی بود. آنها برای مدل کردن صفحه متخلخل از پرش متخلخل و برای مشعل احتراق از شرط رادیاتور استفاده کردند. نتایج بررسی‌ها نشان داد صفحه متخلخل موجب یکنواخت شدن جریان می‌شود.

Hanafizadeh, Siahkalroudi, & Ahmadi (Hanafizadeh, Siahkalroudi, & Ahmadi, ۲۰۱۶) ۲۰۱۶ برای نشان دادن تأثیر شکل مجرای ورودی بویلر

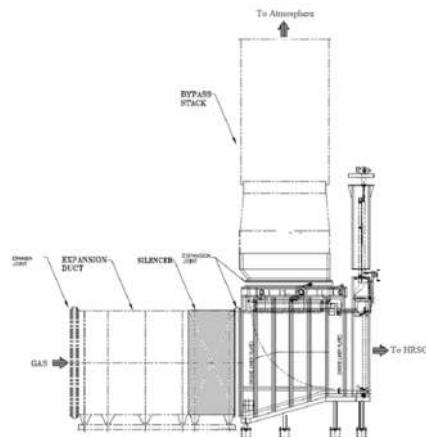
^۱ Distortion

^۶ Meta-heuristic

نشریه علمی- پژوهشی کیفیت و بهره وری صنعت برق ایران سال چهاردهم شماره ۲ شماره پیاپی ۳۹ تابستان ۱۴۰۴

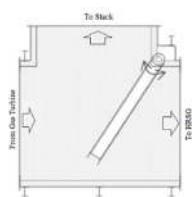
بازدهی سیکل افزایش یابد. علاوه بر این، هرگونه اعوجاج و غیریکتواختی در میدان جریان تولید شده در سیستم اگروز بر عملکرد اجزای پایین دست مانند صداخه‌کن و بویلر بازیاب تأثیر می‌گذارد. طراحی سیستم اگروز باید به صورتی باشد که در نیروگاه سیکل ترکیبی، گاز در خروجی سیستم اگروز و هنگام ورود به بویلر بازیاب به صورت یکتواخت بر روی مبدل‌های حرارتی حرکت کند تا بویلر بازیاب بهترین عملکرد را داشته باشد و به مبدل‌های حرارتی آسیب نرسد.

تجهیزات سیستم اگروز نیروگاه سیکل ترکیبی یزد (واحد آستوم) که گاز خروجی از توربین گاز در مسیر حرکت خود از آنها عبور می‌کند، در شکل ۱-۲ نمایش داده شده است. تجهیزات سیستم اگروز شامل کanal ورودی، کanal واگرا، صداخه‌کن‌ها، دایورتر دمپر و دودکش اگروز کنارگذر می‌باشد.



شکل ۱-۲- شماتیک سیستم اگروز کنارگذر نیروگاه یزد از نمای بالا و جانبی

تمام دود خروجی از توربین گاز توسط پخشگر جمع شده و با چرخش نوک درجه‌ای وارد کanal ورودی سیستم اگروز می‌شود. دود پس از عبور از کanal واگرا و صداخه‌کن‌ها به دایورتر دمپر می‌رسد (شکل ۲-۲). هنگامی که واحد به صورت سیکل گازی در حال کار می‌باشد، دایورتر دمپر چرخیده و به صورت عمودی قرار می‌گیرد تا مسیر ورود به بویلر بازیاب را مسدود کند و دود رسیده به دایورتر دمپر با تغییر زاویه نوک درجه‌ای از طریق دودکش اگروز کنارگذر وارد جو می‌شود.



¹⁰ Bypass

دایروی برای استخراج گرما از دودکش اگروز و انتقال حرارت سیال واسطه به یک مبدل گاز سوختی جداگانه بود. عمدۀ تلاش آنها برای کاهش خطرات ایمنی و جلوگیری از افت فشار نامطلوب سیستم اگروز بود.

(Motamed, Genrup, & Nord, 2024) در سال ۲۰۲۴ راه حلی برای افزایش راندمان حرارتی نیروگاه در حالت بار جزئی و بر اساس بازچرخانی گاز خروجی در چرخه توربین گاز ارائه نمودند. آنها موفق شدند راندمان را افزایش و انتشار آلوگی و مصرف سوخت را کاهش دهند.

(Faqihi & Ghaith, 2025) در سال ۲۰۲۵ به فقهی و غیث بررسی بهبود بازچرخانی حرارت خروجی از بک توربین گازی پرداختند. تلاش آنها برای کاهش افت فشار در خروجی نیروگاه گازی است زیرا بالا رفتن فشار خروجی از توربین بر راندمان آن اثر مخرب دارد.

هدف از انجام این مطالعه، بررسی اثر جابجایی صداخه‌کن‌ها بر فشار خروجی توربین گازی و فشار ورودی به پیش گرمایش بویلر با اقدامات ابتکاری بمنظور کاهش افت فشار می‌باشد.

۲- شرح مسئله

به علت بالا بودن درجه حرارت و سرعت گازهای خروجی از توربین گازی (معمولًا بین ۴۰۰ الی ۶۵۰ درجه سانتی‌گراد)، استفاده از سیستم اگروز^۸ مناسب ضروری می‌باشد. همچنین، تولید سروصدای شدید توسط گازهای خروجی از توربین گاز که مقدار آن در محدوده خط‌نگار برای سلامتی انسان قرار دارد، عامل مهم دیگری برای استفاده از سیستم اگروز گازهای خروجی توربین گاز می‌باشد که معمول ترین راهکار برای دفع آن، نصب صداخه‌کن در دودکش اگروز کنارگذر توربین می‌باشد.

در این تحقیق تأثیر جابجایی صداخه‌کن‌های توربین گازی نیروگاه سیکل ترکیبی یزد به درون دودکش اگروز کنارگذر^۹ بر روی میدان جریان در دو وضعیت سیکل گازی و سیکل ترکیبی ارائه می‌شود.

فشار پایین سیکل (در قسمت اگروز) نقش مهمی را در تعیین بازدهی نیروگاه ایفا می‌کند. هندسه نامناسب و غیر آنژودینامیکی در کanal‌ها و تجهیزات موجود در این مسیر موجب تحمیل افت فشار بیشتر به جریان گاز و در نتیجه افزایش فشار پشت توربین می‌شود که بازدهی نیروگاه را کاهش می‌دهد، بطوریکه با افزایش اختلاف فشار دو سر توربین، نسبت مساحت محصور بین فرآیندهای ترمودینامیکی سیکل در دیاگرام دما-آنتروپی به انرژی مصرفی افزایش می‌یابد. با کاهش افت فشار این سیستم، می‌توان فشار پشت توربین گاز را کاهش داد تا توربین گاز در اختلاف فشار بیشتری فعالیت کند و

⁸ Exhaust systems
⁹ Silencers

- جریان خروجی توربین گاز وارد پخشگر شده و مستقیم وارد سیستم اگزوز نمی‌شود لذا از چرخش جریان در ورودی سیستم اگزوز صرف‌نظر شده است.
 - معادلات جریان شامل معادلات ناویر-استوکس در حالت سه بعدی و حالت پایدار بوده که همراه با معادله پیوستگی به جریان اعمال شده‌اند. این معادلات به صورت زیر شرح داده شده‌اند.
- معادله بقای جرم در مختصات دکارتی برای سیالات تراکم پذیر به صورت زیر می‌باشد:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_i} (\rho U_i) = 0 \quad (1-3)$$

(1-3)

معادله متوسط‌گیری شده زمانی ناویر-استوکس^{۱۱} معروف به معادلات متوسط رینولدز و تقریب بوسینیسک به صورت زیر می‌باشد:

$$\rho U_j \frac{\partial U_i}{\partial x_j} = - \frac{\partial p}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_j} \left((\mu + \mu_t) \left(\frac{\partial U_i}{\partial x_j} + \frac{\partial U_j}{\partial x_i} \right) \right) \quad (2-3)$$

در معادله بالا μ نشان دهنده لزجت دینامیکی سیال، P فشار استاتیکی، و μ_t لزجت آشفتگی است.
در این پژوهش از مدل دو معادله‌ای $k-\varepsilon$ استاندارد استفاده شده است.

$$\frac{Dk}{Dt} = \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial X_k} \left(\frac{\mu_t}{\sigma_k} \frac{\partial k}{\partial X_k} \right) + \frac{\mu_t}{\rho} \left(\frac{\partial U_i}{\partial X_k} + \frac{\partial U_k}{\partial X_i} \right) \frac{\partial U_i}{\partial X_k} - \varepsilon \quad (3-3)$$

$$\frac{D\varepsilon}{Dt} = \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial X_k} \left[\frac{\mu_t}{\sigma_\varepsilon} \frac{\partial \varepsilon}{\partial X_k} \right] + \frac{C_1 \mu_t \varepsilon}{\rho k} \left(\frac{\partial U_i}{\partial X_k} + \frac{\partial U_k}{\partial X_i} \right) \frac{\partial U_i}{\partial X_k} - C_2 \frac{\varepsilon^2}{k} \quad (4-3)$$

در رابطه فوق لزجت آشفتگی (μ_t) از رابطه زیر محاسبه می‌شود:

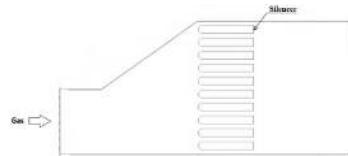
$$\mu_t = \frac{C_\mu \rho k^2}{\varepsilon}$$

در روابط بالا C_1 , C_2 , σ_k , σ_ε و C_μ ضرایب ثابت می‌باشند.
مقدار این ضرایب در جدول ۱-۳ نشان داده شده است.

جدول ۱-۳. مقادیر ثابت مدل- $k-\varepsilon$

| ضریب ثابت | C_μ | C_1 | C_2 | σ_k | σ_ε |
|-----------|---------|-------|-------|------------|----------------------|
| مقدار | ۰/۰۹ | ۱/۴۴ | ۱/۹۲ | ۱ | ۱/۳ |

شکل ۲-۲- شماتیک دایورتر دمپر



شکل ۲-۳- آرایش صدای خنکه کن‌ها در سیستم اگزوز نیروگاه سیکل ترکیبی

هنگامی که واحد به صورت سیکل ترکیبی در حال کار باشد، دایورتر دمپر چرخیده و به صورت افقی قرار می‌گیرد تا مسیر اگزوز کنارگذر مسدود شود. دود رسیده به دایورتر دمپر، پس از عبور از کanal ورودی بویلر بازیاب، وارد بویلر بازیاب می‌شود. و پس از عبور از مبدل‌های بویلر بازیاب، از طریق دودکش اگزوز بویلر بازیاب وارد جو می‌شود.

در سیستم اگزوز واحدهای گازی آلستوم، صدای خنکه کن‌ها در مسیر گاز خروجی توربین قبل از دایورتر دمپر قرار گرفته‌اند. نحوه قرارگیری صدای خنکه کن‌ها از نمای بالا در شکل ۲-۳ نشان داده شده است.

در توربین گازی نیروگاه سیکل ترکیبی یزد نصب صدای خنکه کن‌ها باعث شده که در هر دو مسیر گاز خروجی به سمت بویلر بازیاب و اگزوز کنارگذر قرار بگیرند اما در نیروگاه‌های جدید و سیستم‌های اگزوز امروزی صدای خنکه کن‌ها به داخل دودکش اگزوز کنارگذر جایجا شده‌اند. این جایجا به باعث می‌شود هنگامی که نیروگاه به صورت سیکل گازی در حال بهره‌برداری می‌باشد و گازهای خروجی توربین گازی به سمت جو هدایت می‌شوند، در مسیر گاز خروجی بهمنظور کاهش صدا قرار می‌گیرند.

آنچه در این مقاله آمده، بررسی امکان جایجا به صورت کن‌ها و اثر کاهش افت فشار ناشی از حذف آنها روی جریان خروجی از توربین و ورودی به بویلر بازیاب و تا حد امکان اصلاح هندسه سیستم اگزوز بهمنظور یکنواخت شدن جریان می‌باشد.

۳- معادلات و مفروضات حاکم

در تحلیل و انجام محاسبات برای جریان درون سیستم اگزوز با توجه به شرایط فیزیکی مسئله فرض‌های زیر صورت گرفته است:

- معادلات حاکم برای جریان، تراکم ناپذیر در نظر گرفته شده است.

جریان در شرایط حالت پایدار است.

خواص حرارتی سیال، ثابت و در درجه حرارت کاری

سیستم در نظر گرفته شده است.

- مدل سازی جریان آشفته با استفاده از مدل $k-\varepsilon$ استاندارد انجام شده است.

از تأثیر نیروی جاذبه صرف‌نظر شده است.

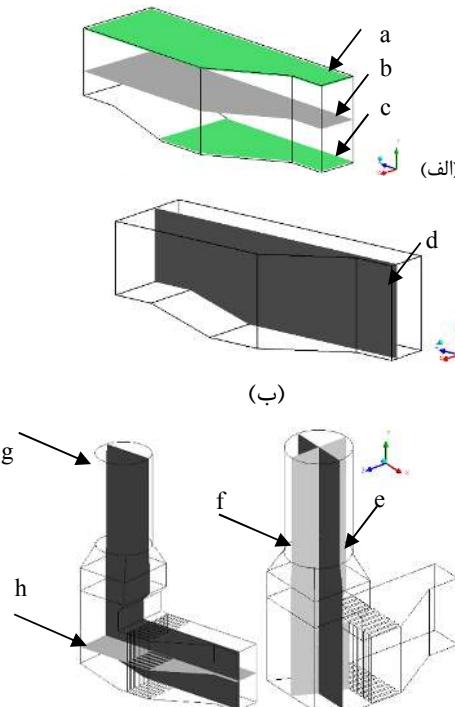
^{۱۱} Navier Stokes equation

جدول ۱-۴. مشخصات دود خروجی از توربین گاز (بار ۱۰۰٪ و دمای محیط ۱۹ °C)

| دیجی جرمی | دماي دود خروجي | |
|-----------|------------------|--|
| ۳۴۶ kg/s | | |
| ۵۵۰ °C | | |
| ٪۳/۵۱ | CO ₂ | |
| ٪۷/۱۷ | H ₂ O | |
| ٪۱۳/۴۱ | O ₂ | |
| ٪۷۵/۹۱ | N ₂ | |

پس از عملیات استقلال از شبکه و اعتبارستجوی نتایج، در ادامه اصلاحاتی برای ساختار هندسی سیستم اگزوز جهت بهبود یکنواختی جریان بررسی و ارایه گردیده است.

موقعیت صفحات انتخاب شده برای نشان دادن کانتورهای نتایج در شکل ۱-۴ برای سیکل ترکیبی نشان داده شده است. صفحه‌ی a به فاصله‌ی ۰/۱ متر از سقف کanal و صفحه‌ی c به فاصله‌ی ۰/۱ متر از کف می‌باشد. صفحه‌ی b در مرکز کanal و به فاصله‌ی ۳/۲ متر از کف y و سقف قرار دارد. هر سه صفحه به صورت افقی و عمود بر محور y است. صفحه‌ی d در فاصله‌ی ۲/۶ متر از دیواره راست کanal قرار دارد و عمود بر محور X می‌باشد. صفحه‌ی e و f در مرکز دودکش اگزوز کنارگذر و دایورتر دمپر واقع شده‌اند. صفحه‌ی e عمود بر محور X و صفحه‌ی f عمود بر محور Z است. صفحه‌ی g در فاصله‌ی ۲/۶ متر از دیواره راست کanal و عمود بر محور X می‌باشد. صفحه‌ی h در مرکز کanal افقی به فاصله‌ی مساوی از سقف و کف قرار دارد. این صفحه به صورت افقی و عمود بر محور y است.



با ساده‌سازی محیط متخلخل به صورت یک بعدی، مدل پرش متخلخل^{۱۲} به دست می‌آید که برای مدل کردن ضخامت نازک (فیلتر، صفحه سوراخ‌دار و ...) در یک ناحیه صفحه‌ای استفاده می‌شود. در این ناحیه انتقال حرارت در نظر گرفته نمی‌شود. افت فشار در این ناحیه وابسته به ضریب تخلخل (مساحت سطح باز به کل مساحت سطح)، ضخامت صفحه و سرعت سیال می‌باشد. افت فشار در صفحه‌ی مشبك توسط معادله زیر محاسبه می‌شود:

$$\Delta p = -\left(\frac{\mu}{\alpha} U + K_L \left(\frac{\rho U^2}{2}\right)\right) \quad (5-۲)$$

$$C_j = \frac{K_L}{\Delta m} \quad (5-3)$$

در رابطه فوق، K_L ضریب افت فشار، α لزحت فیزیکی، Δm ضریب نفوذ پذیری، U سرعت نرمال C_j ضریب پرش فشار و ضخامت ناحیه متخلخل می‌باشد. برای محاسبه ضریب افت فشار از مرجع (ANSYS Fluent User's Guide, 2018) استفاده شده است.

۴- روش تحقیق و مدل‌سازی

بعد لازم برای ساخت مدل محاسباتی از نقشه‌های فنی موجود در آرشیو نیروگاه به دست آمده است. مدل محاسباتی برای دو صورت، که دایورتر دمپر باز (سیکل ترکیبی) و بسته (سیکل گازی) می‌باشد، ساخته شده است. تعداد صداخه‌کن‌ها ده عدد می‌باشد که دارای هندسه یکسان و به فاصله یکسان از یکدیگر قرار گرفته‌اند در مطالعه حاضر از نرم‌افزار ANSYS FLUENT برای حل مسئله استفاده شده است. جریان دود خروجی از توربین گازی در داخل سیستم اگزوز در دو حالت سیکل ترکیبی و سیکل گازی مورد مطالعه قرار گرفته است. با جابجایی صداخه‌کن‌ها به داخل دودکش اگزوز کنارگذر، یک‌بار دیگر جریان دود خروجی از توربین گازی در داخل سیستم اگزوز در دو وضعیت سیکل ترکیبی و سیکل گازی مورد مطالعه قرار گرفته است. حل عددی جریان به صورت پایا و تراکم ناپذیر و با مدل آشفتگی k-E استاندارد انجام و مشخصات هوا در دمای ۸۲۳ کلوین محاسبه شده است.

در وضعیت سیکل گازی جریان گاز وارد جو می‌شود و در حالت سیکل ترکیبی وارد بویلر بازیاب می‌شود. شرایط مرزی مناسب با توجه به اطلاعات فنی و شرایط فیزیکی موجود اجرا می‌شود.

دما و دیجرمی دود خروجی از توربین گاز وابسته به میزان بار بهره‌برداری می‌باشد. مشخصات دود خروجی از توربین گاز که از آزمون کارایی در بار ۱۰۰٪ و دمای محیطی ۱۹ درجه سانتی‌گراد به دست آمده است در جدول ۱-۴ نشان داده شده است.

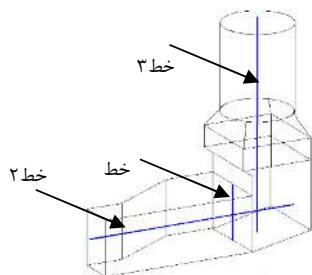
¹² Porous jump model

شکل ۵-۲- مقایسه مطالعه حاضر و مقاله (مهاجری و همکاران) (الف)

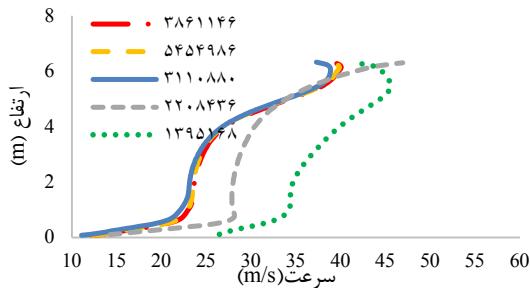
توزیع سرعت (ب) افت فشار

اگزوز باعث کاهش افت فشار و افزایش راندمان می‌شود. هندسه سیستم اگزوز باید به گونه‌ای طراحی شده باشد که در حالت سیکل ترکیبی، سرعت سیال هنگام خروج از سیستم اگزوز و ورود به بویلر بازیاب حداکثر یکنواختی را داشته باشد. در صورتی که جریان وارد شده به بویلر بازیاب یکنواخت نباشد باعث ایجاد اختلاف دمای زیاد روی مبدل‌های بویلر بازیاب شده و در نتیجه باعث تنش حرارتی در لوله‌های مبدل‌های حرارتی و باعث آسیب به آنها می‌شود. از دیگر پیشگی‌های سیستم اگزوز مناسب، کاهش آشفتگی و کاهش جریان‌های چرخشی است تا از ارتعاشات و اتلاف انرژی جلوگیری کند. در ادامه تحلیل عددی جریان برای نیروگاه یزد در دو وضعیت سیکل ترکیبی و گازی این نیروگاه بررسی می‌شود.

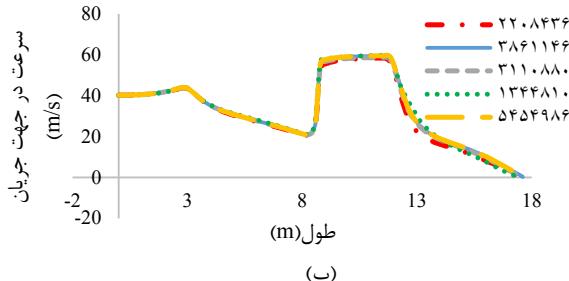
در ابتدا، تعداد شبکه مورد نیاز درون اگزوز و دودکش، با بررسی توزیع سرعت روی خطوط ۱، ۲ و ۳ (شکل ۳-۵) تعداد ۳۸۶۱۱۴۶ (۳-۵) سلول، مناسب تشخیص داده شد. این نتایج در شکل ۴-۵ نشان داده شده است و دقت مسئله در افت فشار بصورت کمی در جدول ۱-۵ آمده است.



شکل ۳-۵- موقعیت خطوط انتخاب شده برای بررسی استقلال از شبکه درون اگزوز و دودکش



(الف)



(ب)

شکل ۴-۲- (پ) اگزوز (ب) برش در اگزوز و دودکش (ت) برش عمودی در دودکش

شکل ۴-۴- صفحات منتخب برای نشان دادن نتایج: (الف) صفحات افقی در اگزوز از بالا به پایین به ترتیب c, b, a (ب) صفحه عمودی در اگزوز (پ) برش در اگزوز و دودکش (ت) برش عمودی در دودکش

۵- نتایج و تحلیل

برای تحلیل مسئله، نخست مدل ساخته شده با نمونه‌ی شکل

۱-۱، ارائه شده در مرجع (مهاجری و همکاران) مقایسه شد. نتایج

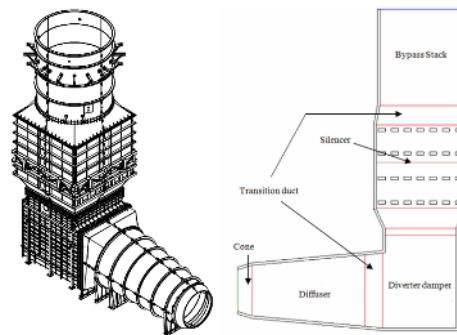
برای توزیع سرعت و افت فشار انبساط بسیار خوبی را نشان داد (شکل

۲-۵). سپس مدل سیکل ترکیبی مورد بررسی قرار گرفت.

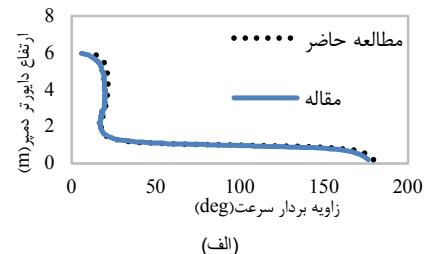
۱-۵- تحلیل عددی جریان درون سیستم اگزوز و

سیکل ترکیبی نیروگاه

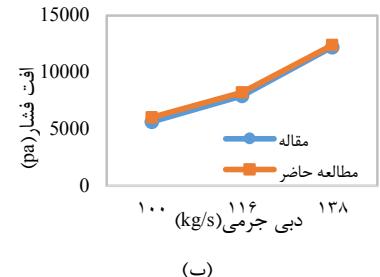
در بخش اگزوز نیروگاه گازی، میدان جریان درون سیستم اگزوز و افت فشار بررسی می‌شود. هندسه مناسب و آنرودینامیکی سیستم



شکل ۱-۵- هندسه مورد مطالعه مرجع [11]



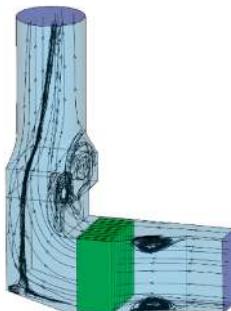
(الف)



(ب)

در این حالت دایورتر دمپر بسته می‌باشد که از ورود گاز به بویلر بازیاب جلوگیری می‌کند. گاز ورودی به سیستم اگزووز از کanal انساطی و صداخفه‌کن‌ها عبور می‌کند و در دایورتر دمپر با چرخش نod درجه‌ای به سمت بالا، وارد دودکش اگزووز کنارگذر شده و سپس وارد جو می‌شود. شکل ۶-۵ خطوط جریان درون سیستم اگزووز در حالت سیکل گازی را نشان می‌دهد.

همان‌طور که از شکل ۶-۵ مشخص می‌باشد سه گردابه بزرگ داخل سیستم اگزووز تشکیل شده است. دو گردابه در ناحیه‌ی واگرای کanal انساطی و یک گردابه در بالای دایورتر دمپر به وجود آمده است. گردابه‌های تشکیل شده در قسمت بالای دایورتر دمپر تا مخروط واسط گسترش می‌یابند. گردابه‌های کوچکی هم در پشت صداخفه‌کن‌ها تشکیل می‌شود.



شکل ۶-۵- خطوط جریان درون سیستم اگزووز نیروگاه یزد برای سیکل گازی

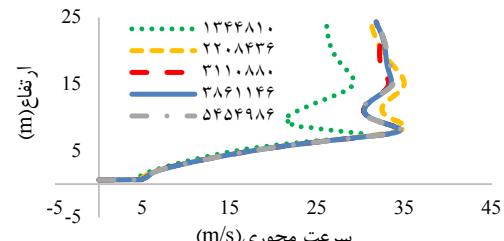
جریان ورودی به دودکش اگزووز کنارگذر به دلیل چرخش ۹۰ درجه‌ای جهت حرکت، جریان به سمت دیواره مقابله متمایل می‌شود. این چرخش و تشکیل گردابه در ورودی دودکش اگزووز کنارگذر باعث غیریکنواخت شدن جریان در این بخش می‌شود.

افت فشار کل برای این سیستم اگزووز ۶۱۱/۳۳ پاسکال می‌باشد.

۳-۵ تحلیل جریان درون سیستم اگزووز با

جابجایی صداخفه‌کن‌ها

در سیستم اگزووز نیروگاه یزد، مکان صداخفه‌کن‌ها به صورتی است که در هر دو مسیر گاز به سمت بویلر بازیاب (سیکل ترکیبی) و تخلیه به جو (سیکل گازی) قرار گرفته‌اند. از معایب این نوع جانمایی برای صداخفه‌کن‌ها می‌توان به افت فشار، کاهش عمر دائمی با گاز داغ و دسترسی سخت برای تعمیرات آنها اشاره کرد. به دلایل گفته شده در این بخش با ایده گرفتن از سیستم اگزووز نیروگاه‌های سیکل ترکیبی جدید و طبق پیشنهاد واحد فنی و مهندسی نیروگاه، صداخفه‌کن‌ها از داخل کanal افقی به داخل دودکش اگزووز کنارگذر انتقال داده می‌شوند. برای انتخاب مکان جدید قرارگیری صداخفه‌کن‌ها، تغییری در ساختار کلی سیستم اگزووز ایجاد نشده



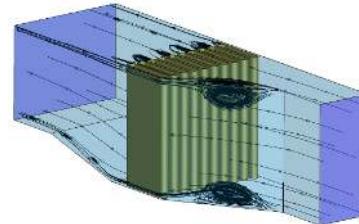
(ب)

شکل ۴-۵- توزیع سرعت روی (الف)- خط ۱ (ب)- خط ۲ و (ب)-

جدول ۱-۵- افت فشار درون اگزووز برای شبکه‌های مختلف

| نعداد سلول شبکه | ۱۳۴۴۸۱۰ | ۲۲۰۸۴۳۶ | ۳۱۱۰۸۸۰ | ۳۸۶۱۱۴۶ | ۵۴۵۴۹۸۶ |
|-----------------------|---------|---------|---------|---------|---------|
| افت فشار (pa) | ۵۰۰/۲ | ۴۹۲/۳۷ | ۴۷۵/۰۵ | ۴۷۴/۰۴ | ۴۷۱/۵۹ |
| درصد همگرایی | ۹۴ | ۹۶ | ۹۹ | ۹۹/۵ | ۱۰۰ |

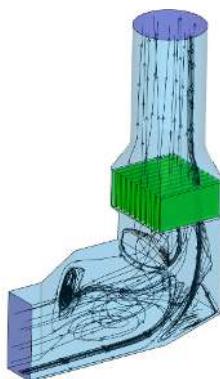
در حالت جریان عبوری از سیکل ترکیبی، دایورتر دمپر مسیر اگزووز کنارگذر را مسدود و به این ترتیب از ورود گاز به اگزووز کنارگذر جلوگیری می‌کند. گاز ورودی به سیستم اگزووز از کanal انساطی، صداخفه‌کن‌ها و دایورتر دمپر عبور می‌کند وارد بویلر بازیاب می‌شود. خطوط جریان برای این حالت در شکل ۵-۵ قابل مشاهده می‌باشد. برای این حالت دو گردابه بزرگ درون کanal انساطی و همچنین گردابه‌های کوچکی بعد از صداخفه‌کن‌ها تشکیل شده است.



شکل ۵-۵- خطوط جریان برای سیستم اگزووز حاضر در وضعیت سیکل ترکیبی

سرعت در ورودی ثابت و برابر با ۴۰ متر بر ثانیه است و به علت کاهش سطح مقطع، بیشترین سرعت گاز بین صداخفه‌کن‌ها می‌باشد. گردابه‌های تشکیل شده در کanal انساطی و در ورودی به صداخفه‌کن‌های سمت چپ، باعث تغییرات سرعت در صداخفه‌کن‌های این بخش می‌شود بدین صورت که سرعت در این بخش از کف تا وسط کanal افزایشی و سپس تا سقف کاهشی می‌باشد و همچنین گردابه‌های تشکیل شده در پشت صداخفه‌کن‌ها با حرکت از کف به سمت مرکز کanal کاهشی و سپس تا سقف افزایشی می‌باشد. فشار ایستایی در ورودی ۳۳۰۶/۳۴ پاسکال است. با فاصله گرفتن از ورودی با افزایش سطح مقطع سرعت کاهش و فشار افزایش می‌باشد. تا قبل از صداخفه‌کن‌ها که فشار به حداقل می‌رسد.

۲-۵- تحلیل جریان برای سیکل گازی



شکل ۹-۵- خطوط جریان برای سیکل گازی پس از جابجایی صداخه‌کن‌ها

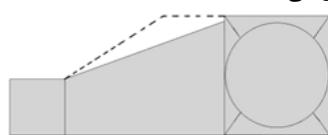
۴-۵- اصلاح سیستم اگزوز

عملکرد مناسب بویلر بازیاب نیازمند یکنواخت بودن جریان روی مبدل‌های حرارتی داخل آن است که با جابجایی صداخه‌کن‌ها و تحلیل جریان داخل سیستم اگزوز مشخص شد این جابجایی باعث ایجاد گردابه‌های چرخشی بزرگ و غیریکنواخت شدن جریان ورودی به بویلر بازیاب می‌شود. در این بخش دو اصلاح بر روی هندسه سیستم اگزوز به منظور کاهش جریان چرخشی و یکنواخت شدن جریان انجام می‌شود. اصلاحات با توجه به کمترین هزینه و محدودیت ساختار تجهیزات نیروگاه پیشنهاد شده است. اولویت نیروگاه بهره‌برداری بصورت سیکل ترکیبی می‌باشد ولی زمانی که برای بویلر بازیاب واحد بخار مشکل ایجاد شود نیروگاه به صورت سیکل گازی عمل می‌کند لذا تأثیر این اصلاحات برای حالت سیکل ترکیبی از اهمیت بیشتری برخوردار می‌باشد.

۱-۴-۵- اصلاح سیستم اگزوز با افزایش طول کanal

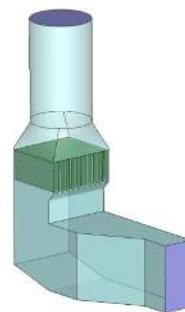
انبساطی

با جابجایی صداخه‌کن‌ها، فضا برای افزایش طول کanal انبساطی امکان‌پذیر می‌شود. در این اصلاح کanal انبساطی مستقیم از کanal ورودی سیستم اگزوز به دایورتر دمپر متصل می‌شود. با این اصلاح سطح مقطع کanal انبساطی با شبیب کمتری افزایش می‌یابد. مدل محاسباتی برای سیستم اگزوز اصلاح شده در شکل ۱۰-۵ نمایش داده شده است. در این شکل، خطوط خطچین مدل محاسباتی قبل از اصلاح را نمایش می‌دهد.

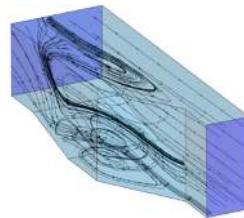


است زیرا از مزایای رعایت این مورد، می‌توان به حداقل رسیدن هزینه (بالا بودن هزینه تعمیر و ساخت تجهیزات نیروگاهی) و تغییر نکردن طراحی پایه نیروگاه (تجهیزات نیروگاهی، پی، اسکلت...) اشاره کرد. با توجه به موارد گفته شده از فضای خالی کanal زیر مخروط واسطه برای مکان جدید صداخه‌کن‌ها استفاده شده است که جانمایی جدید صداخه‌کن‌ها در شکل ۷-۵ قابل مشاهده است.

پس از جابجایی صداخه‌کن‌ها، برای سیکل ترکیبی مانعی در مسیر جریان گاز نمی‌باشد و جریان گاز پس از عبور از کanal انبساطی و دایورتر دمپر وارد بویلر بازیاب می‌شود. خطوط جریان برای این وضعیت در شکل ۸-۵ نمایش داده شده است. گاز در سمت راست کanal به صورت یکنواخت به سمت بویلر بازیاب حرکت می‌کند. اما جریان در سمت چپ کanal و به خصوص در ناحیه واگرای درون کanal



شکل ۷-۵- سیستم اگزوز کنارگذر با جابجایی صداخه‌کن‌ها

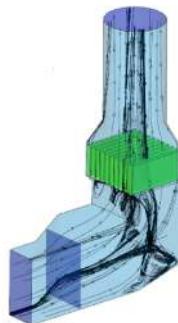


شکل ۸-۵- خطوط جریان برای سیکل ترکیبی پس از جابجایی صداخه‌کن‌ها

انبساطی چرخشی شده و جریان دارای آشفتگی بالایی می‌باشد. جریان چرخشی بزرگی نزدیک به سقف ناحیه‌ی واگرا درون کanal انبساطی تا خروجی تشکیل شده است که باعث شده جریان ورودی به بویلر بازیاب یکنواخت نباشد. از مقایسه شکل‌های ۶-۵ و ۸-۵ مشخص می‌شود صداخه‌کن‌ها علاوه بر کاهش صدا در اگزوز، باعث حذف جریان چرخشی و یکنواختی جریان ورودی به بویلر بازیاب می‌شوند.

خطوط جریان برای سیکل گازی در شکل ۹-۵ نمایش داده شده است. مشخص می‌شود که بی‌نظمی در الگوی جریان و شدت آشفتگی افزایش یافته و ناحیه‌ی بزرگی از جریان چرخشی در کanal انبساطی و سمت چپ دایورتر دمپر تشکیل شده است. همچنین نزدیک دیواره سمت چپ کanal انبساطی گردابه بزرگ به وجود آمده است. اما در نهایت مکان جدید صداخه‌کن‌ها باعث کوچک شدن گردابه در بالای دایورتر دمپر نسبت به سیستم اگزوز قبلی شده است.

شکل ۱۳-۵ - خطوط جریان برای سیکل ترکیبی

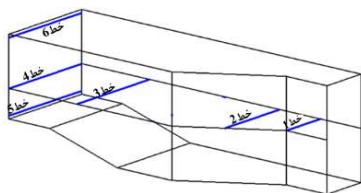


شکل ۱۴-۵ - خطوط جریان برای سیکل گازی

خطوط جریان داخل اگزوز اصلاح شده با صفحه م شبک در شکل ۱۴-۵ برای سیکل گازی نمایش داده شده است. جریان چرخشی بزرگ داخل کanal انبساطی حذف شده اما جریان چرخشی داخل و بالای دایورتر دمپر وجود دارد.

صفحه م شبک باعث حذف جریان چرخشی در ناحیه و اگرای کanal انبساطی می‌شود. همچنین سرعت درون کanal انبساطی و دایورتر دمپر یکنواخت شده است. استفاده از صفحه م شبک باعث ایجاد سرعت یکنواخت در بین صدایخه کن‌ها نیز می‌گردد.

در ادامه مقایسه‌ای بین مدل‌های محاسباتی برای پروفایل سرعت انجام می‌شود. سیستم اگزوز نیروگاه یزد به عنوان مدل ۱، سیستم اگزوز با جابجایی صدایخه کن‌ها بدون اصلاح به عنوان مدل ۲، سیستم اگزوز اصلاح شده با افزایش طول کanal انبساطی به عنوان مدل ۳ و سیستم اگزوز اصلاح شده با صفحه م شبک به عنوان مدل ۴ در نظر گرفته شده است. پروفایل سرعت محوری برای هر چهار مدل در سیکل ترکیبی بر روی ۶ خط انتخاب شده در شکل ۱۵-۵ ترسیم شده است.

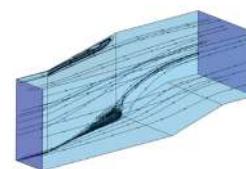


شکل ۱۵-۵ - موقعیت خطوط ۱ تا ۶ برای بررسی پروفایل سرعت در سیکل ترکیبی

شکل‌های ۱۶-۵ تا ۱۸-۵ پروفایل سرعت محوری بر روی خطوط ۱ تا ۶ را نشان می‌دهند.

در شکل ۱۶-۵ پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل روى خط ۱ را نشان می‌دهد. اختلاف حداکثر سرعت برای مدل‌های ۱ و ۴ نسبت به مدل‌های ۲ و ۳، ۲۰ درصد می‌باشد.

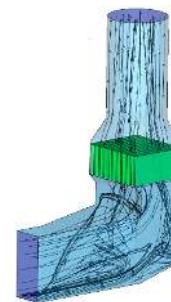
شکل ۱۰-۵ - مدل محاسباتی برای سیستم اگزوز اصلاح شده



شکل ۱۱-۵ - خطوط جریان برای سیکل ترکیبی

شکل ۱۱-۵ خطوط جریان درون سیکل اگزوز در وضعیت سیکل ترکیبی را نمایش می‌دهد. گردابه و جریان چرخشی در ناحیه و اگرای درون کanal انبساطی به وجود آمده است. از مقایسه شکل ۱۰-۵ و ۱۱-۵ می‌توان نتیجه گرفت که با اصلاح مدل محاسباتی، ناحیه جریان چرخشی کوچک‌تر و آشفتگی جریان کاهش یافته و در نتیجه الگوی جریان منظم‌تر شده است. افزایش طول کanal انبساطی سبب کاهش ناحیه جریان چرخشی و گردابه‌ای گشته و درون کanal انبساطی و در خروجی اگزوز سرعت یکنواخت تر شده است.

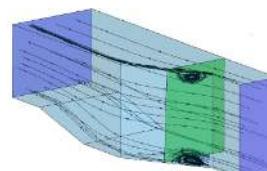
با توجه به شکل ۱۲-۵ مشاهده می‌شود که با اصلاح مدل محاسباتی (افزایش طول کanal انبساطی) برای سیکل گازی، گردابه و جریان‌های چرخشی بزرگ درون کanal انبساطی، دایورتر دمپر و بالای دایورتر دمپر (ورودی دودکش اگزوز کنارگذر) همانند مدل قبل از اصلاح طول به وجود آمده و در نتیجه شدت اختشاشات تغییر چندانی نکرده است.

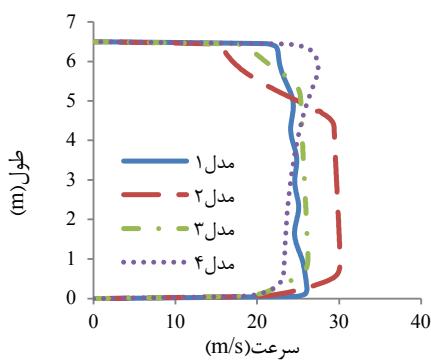


شکل ۱۲-۵ - خطوط جریان در حالت سیکل گازی

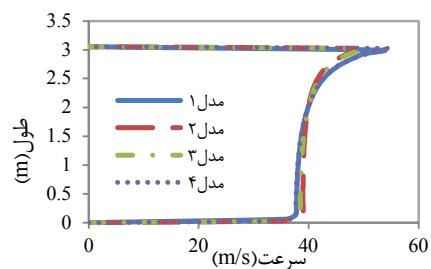
۲-۴-۵ - اصلاح سیستم اگزوز با صفحه م شبک

در این اصلاح صفحه م شبک با ضربه تخلخل ۶۵ درصد در مرکز کanal انبساطی قرار داده می‌شود تا تأثیر آن بر جریان درون اگزوز بررسی گردد. مدل محاسباتی اصلاح شده با صفحه م شبک در شکل ۱۳-۵ نشان داده شده است.

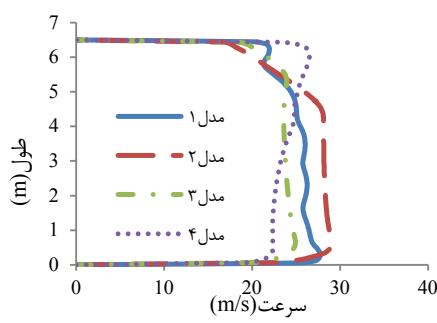




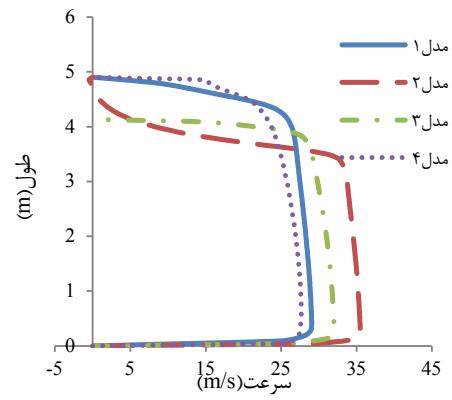
شکل ۱۹-۵- پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل بر روی خط ۴ در سیکل ترکیبی



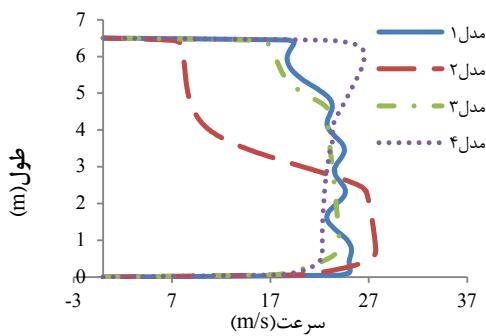
شکل ۱۶-۵- پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل بر روی خط ۱ در سیکل ترکیبی



شکل ۲۰-۵- پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل بر روی خط ۲ در سیکل ترکیبی



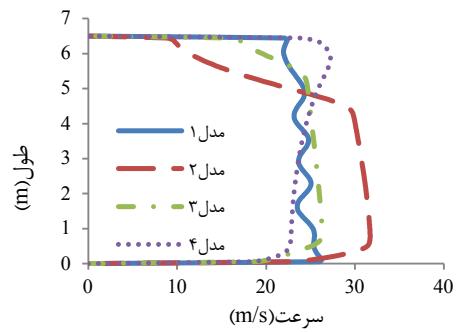
شکل ۱۷-۵- پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل بر روی خط ۲ در سیکل ترکیبی



شکل ۲۱-۵- پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۶ در سیکل ترکیبی

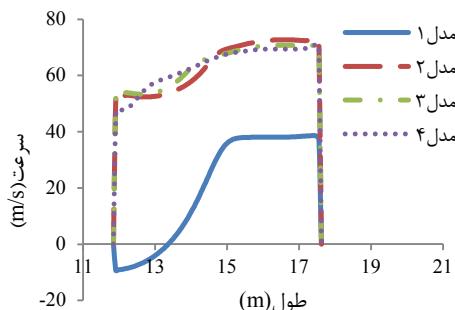
از مقایسه این سه شکل مشخص می‌شود برای هر چهار مدل محاسباتی با افزایش ارتفاع از کف، یکنواختی سرعت کاهش یافته است. مدل ۲ (سیستم اگزوز با جابجایی صداخه‌کن بدون اصلاح) دارای کمترین یکنواختی می‌باشد.

در مدل ۴ هرچند افت فشار کمی بیشتر از مدل‌های ۲ و ۳ است ولی یکنواختی جریان بعد از صفحه مشبك قابل توجه می‌باشد. پروفایل سرعت محوری برای هر چهار مدل در سیکل گازی بر روی ۴ خط انتخاب شده در شکل ۲۲-۵ رسم شده است. شکل‌های ۲۳-۵ تا ۲۴-۵ پروفایل سرعت محوری بر روی خطوط ۱ تا ۴ را نشان می‌دهند.



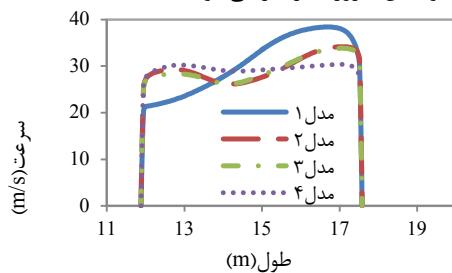
شکل ۱۸-۵- پروفایل سرعت محوری برای چهار مدل بر روی خط ۳ در سیکل ترکیبی

شکل‌های ۱۹-۵، ۲۰-۵ و ۲۱-۵ پروفایل سرعت در خروجی اگزوز برای چهار مدل بیان شده بر روی خطوط ۴، ۵ و ۶ را نشان می‌دهند:



شکل ۵-۲۵-۵- پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۳ در سیکل گازی

پروفایل سرعت محوری در خروجی (خط ۴) در شکل ۲۶-۵ قابل مشاهده می‌باشد. جابجایی صداخفه‌کن‌ها باعث افزایش یکنواختی سرعت در دودکش اگزوکتار گذرنمی‌شود.



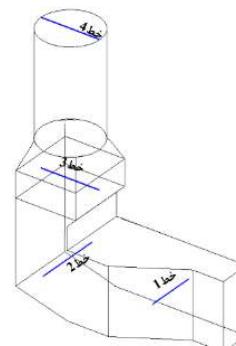
شکل ۵-۲۶-۵- پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۴ در سیکل گازی

در مدل‌های ۱، ۲ و ۴ با جابجایی صداخفه‌کن‌ها فشار ایستایی در ورودی اگزوکوتور (خروجی توربین گاز) افزایش یافته است. بیشترین افزایش فشار ایستایی در ورودی اگزوکوتور در مدل ۴ به دلیل وجود صفحه‌ی مشبک اتفاق افتاده است.

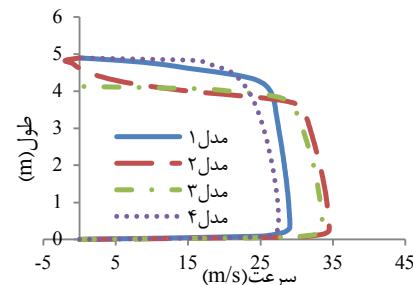
۶- نتیجه گیری

در این پژوهش اثر جابجایی صداخفه‌کن‌های سیستم اگزوکوتور واحد آلسٹوم نیروگاه سیکل ترکیبی یزد مورد تحلیل و بررسی قرار گرفت. طراحی سیستم اگزوکوتور باید کمترین افت فشار و جریان یکنواخت در خروجی آن (ورودی به بویلر بازیاب) ایجاد کند. تحلیل سیستم اگزوکوتور نیروگاه یزد در وضعیت سیکل ترکیبی نشان داد گردابه‌هایی در کانال انبساطی قبل از صداخفه‌کن تشکیل می‌شود ولی جریان خروجی یکنواخت است و افت فشار کل ۵۳۵/۷۱ پاسکال می‌باشد. برای سیکل گازی گردابه‌هایی در کانال انبساطی و دودکش اگزوکوتور گذرنمی‌شود و افت فشار کل برابر با ۶۱۱/۳۳ پاسکال می‌باشد.

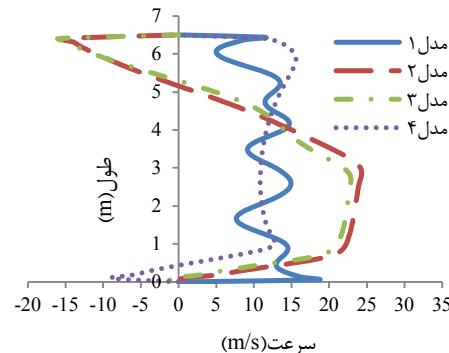
با جابجایی صداخفه‌کن‌ها به داخل دودکش اگزوکوتور گذرنمی‌افتد فشار ناشی از وجود آنها در مسیر ورود گاز به دیگ بخار بازیاب کاهش یافت اما جریان به شدت غیریکنواخت شده و ناحیه‌ی بزرگ گردابه و جریان چرخشی داخل سیستم اگزوکوتور تشکیل و افت فشار کل برابر با



شکل ۵-۲۲-۵- موقعیت خطوط ۱ تا ۴ برای بررسی پروفایل سرعت



شکل ۵-۲۳-۵- پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۱ در سیکل گازی



شکل ۵-۲۴-۵- پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۲ در سیکل گازی

شکل ۵-۲۵-۵ پروفایل سرعت محوری بر روی خط ۳ را نشان می‌دهد. جریان برگشتی برای مدل ۱ در این ناحیه وجود دارد ولی برای سایر مدل‌ها با جابجایی صداخفه‌کن‌ها حذف شده است. این اختلاف سرعت با مدل ۱ به دلیل وجود صداخفه‌کن‌ها در این مکان می‌باشد. سرعت جریان در بین صداخفه‌کن‌ها در طول آنها از ۵۰ متر بر ثانیه تا ۷۰ متر بر ثانیه متفاوت است.

در طرح اصلاحی دوم صفحه مشبك در مرکز کanal انبساطی قرار داده شده است. با این اصلاح جریان در سیکل ترکیبی یکنواخت و گردابه ایجاد شده به علت جابجایی صداخه‌کن‌ها کوچک شد. فشار ایستایی در ورودی نسبت به سیستم اگزوز حاضر ۲۹۹/۶۲ پاسکال کاهش یافته و افت فشار کل ۲۳۵/۷۸ پاسکال شد. این اصلاح در سیکل گازی تأثیرگذار بوده و جریان یکنواخت‌تر گردید. فشار ایستایی در ورودی اگزوز برای این حالت نسبت به سیستم اگزوز حاضر ۳۶۰/۳۳ پاسکال افزایش یافته و افت فشار کل برای این هندسه برابر با ۹۸۸/۶ پاسکال شد. با این اصلاح برای سیکل ترکیبی نسبت به حالت قبل افت فشار بیشتر گردید اما از مزایای آن کاهش هزینه اجرایی می‌باشد.

تجهیزات نیروگاه بسیار گران و حساس می‌باشد لذا برای هرگونه تغییرات باید همه جوانب به صورت دقیق بررسی و تحلیل شود و رعایت نکردن این موارد می‌تواند خسارت‌های سنگین و حتی جبران ناپذیر به وجود آورد.

۷- تشکر و قدردانی

در پایان، نویسنده‌گان مقاله از مسئولین و کارشناسان محترم نیروگاه سیکل ترکیبی بزرگ، به سبب در اختیار گذاردن داده‌های مورد نیاز این پژوهش، کمال تشکر و قدردانی را می‌نمایند

۵۷/۵ پاسکال شد. برای وضعیت سیکل گازی مانند سیکل ترکیبی، یکنواختی جریان کاهش یافت و ناحیه‌ی گردابه و جریان چرخشی بزرگ داخل کanal انبساطی تشکیل شد. افت فشار کل برای این حالت ۹۲۹/۵۶ پاسکال است.

با جابجایی صداخه‌کن‌ها افت فشار کاهش یافته در سیکل ترکیبی محسوس نیست و روی راندمان تأثیر بسزایی ندارد. اما با جابجایی آنها عمر صداخه‌کن‌ها افزایش می‌یابد و دسترسی به آنها برای تعمیر راحت‌تر می‌باشد. باید انجام این تغییر در سیستم اگزوز به صورت تخصصی توسط افراد مجرب انجام شود و در صورت تأیید ارزش این تغییر، باید اصلاحاتی روی هندسه برای یکنواخت شدن جریان غیریکنواخت می‌تواند به مبدل‌های حرارتی بویلر بازیاب آسیب برساند و روی عملکرد بویلر بازیاب تأثیر بگذارد. برای یکنواخت شدن جریان داخل اگزوز دو طرح اصلاحی اول طول کanal انبساطی افزایش داده شد بطوریکه زاویه‌ی واگرایی کanal کاهش یافت. با این اصلاح، جریان در سیکل ترکیبی یکنواخت و افت فشار کل ۱۶/۲۴ پاسکال شد. این اصلاح در سیکل گازی تأثیر نگذاشت و جریان همچنان غیریکنواخت بود. فشار ایستایی در ورودی اگزوز برای این وضعیت نسبت به سیستم اگزوز حاضر ۲۷۵/۴۵ پاسکال افزایش یافت و افت فشار کل برای این هندسه برابر با ۹۲۹/۵۶ پاسکال گردید. این طرح اصلاحی هزینه اجرایی زیادی دارد زیرا باید کanal انبساطی جدید ساخته شود.

منابع:

- Faqihi, B & ,Ghaith, F .(2025) .Enhancement of waste heat recovery from exhaust stack silencers in A simple cycle gas turbine .*Int. J. of Thermofluids* .101237 ,27 , doi:<https://doi.org/10.1016/j.ijft.2025.101237>
- Hanafizadeh, P., Siahkalroudi, M & ,Ahmadi, P . .(2016)Experimental and numerical investigation of optimum design of semi industrial heat recovery steam generator inlet duct .*Appl. Therm. Eng*375- ,104 ,.385 doi:<https://doi.org/10.1016/j.applthermalengineering.2016.05.024>
- Hegde, N., Han, I., Lee, T & ,Roy, R .(2007) . Flow and heat transfer in heat recovery
- Ameri, M & ,Dorcheh, F .(2013) .The CFD Modeling of Heat Recovery Steam Generator Inlet Duct .*Int. J. Energy Eng* ,.74-79 ,(3)3 doi:DOI:10.5963/IJEE0303003
- ANSYS Fluent User's Guide .(2018) .Release 19.2.832 ,
- Bayraktar, S., Safa, A & ,Yilmaz, T .(2007) .Cfd and analytical analysis of exhaust system of a gas turbine used in a ship .*AIP Conf. Proc* .619-622 ,936 , doi:<https://doi.org/10.1063/1.2790223>
- Faqihi, B & ,Ghaith, F .(2023) .A comprehensive review and evaluation of heat recovery methods from gas turbine exhaust systems .*Int. J. of Thermofluids* ,18 ,.100347

- Pinelli, M & ,Bucci, G .(2009) .Numerical based design of exhaust gas system in a cogeneration power plant .*Appl. Energy* , .857-866 ,,(6)86 doi:<https://doi.org/10.1016/j.apenergy.2008.08.016>
- Shin, H., Kim, D., Ahn, H., Choi, S & ,Myoung, G .(2012) .Investigation of the Flow Pattern in a Complex Inlet Duct of a Heat Recovery Steam Generator .*Energy and Power* .1+8 ,(1)2 , doi:DOI:10.5923/j.ep.20120201.01
- So, H., Jo, T., Lee, Y., Koo, B & ,Lee, D .(2018) . Design optimization of HRSG inlet duct geometry for improving flow uniformity using meta-heuristic algorithm .*J. Mech. Sci. Technol.* .947-958 ,(2)32 , doi:<https://doi.org/10.1007/s12206-018-0145-x>
- Yi, J & ,Ju, S .(2019) .Simulation study on noise reduction performance of thickness of sound absorber films in industrial gas turbine muffler .*IOP Conference Series: Materials*, Vol. 472, No. 1 . doi:10.1088/1757-899X/472/1/012051
- Zhinov, A., Shevelev, D., Karyshev, A & , Anan'ev, P .(2018) .The numerical research of the gas flow in the exhaust duct of the gas turbine with a waste heat boiler .*Ain Shams Eng. J.* .1325-1334 ,(4)9 , doi:<https://doi.org/10.1016/j.asej.2016.08.007>
- بیدی ، م.، هاشمی ، ف.، کیا ، س.، & محمدی ، ا. (1395). تحلیل ترمودینامیکی روش های کاهش مصرف داخلی نیروگاه سیکل ترکیبی کرمان. *نشریه عمل پژوهشی کیفیت بهره وری صنعت برق ایران*، سال پنجم ، شماره 9
- قاسمی، ج. & نظری، ۱. (1396). بررسی تأثیر دمودکش در پارامترهای ترمودینامیکی و حرارتی بویلر بازیاب نیروگاه سیکل ترکیبی سندج. *بیست و پنجمین کنفرانس سالیانه مهندسی مکانیک ایران* ، تهران ، دانشگاه تربیت مدرس.
- steam generators .242–232 ,(3)129 . doi:<https://doi.org/10.1115/1.2751505>
- Jayatunga, C .(2005) .*An aerodynamic study of industrial gas turbine exhaust turbines* . Doctoral Thesis, Loughborough University.
- Lakshmiraju, M & ,Cui, J .(2007) .Numerical investigation of pressure loss reduction in a power plant stack .*Appl. Math. Model* , .1915-1933 ,(9)31 doi:<https://doi.org/10.1016/j.apm.2006.06.016>
- Lee, B. E., Kwon, S. B & ,Lee, C. S .(2002) .On the effect of swirl flow of gas turbine exhaust gas in an inlet duct of heat recovery steam generator .*J. Eng. Gas Turbine and Power* .502–496 ,(3)124 , doi:<https://doi.org/10.1115/1.1473156>
- Maleki, M., Aslani, A., Zolfaghari, Z & ,Zahedi, R .(2022) .Advanced bibliographic analysis on the development of natural gas combined cycle power plant with CO2 capture and storage technology .*Sustainable Energy Technologies and Assessments* .102339 ,52 , doi:<https://doi.org/10.1016/j.seta.2022.102339>
- Mohajer, A., Noroozi, A & ,Norouzi, S .(2009) . Optimization of diverter box configuration in a V94.2 gas turbine exhaust system using numerical simulation .*World Acad. Sci. Eng. Technol.*.566-571 ,(9)33 ,
- Morris, R .(1987) .*Gas Turbine Exhaust System - Design Consideration* .AM. Soc. Mech. Eng.
- Motamed, M., Genrup, M & ,Nord, L .(2024) . Part-load thermal efficiency enhancement in gas turbine combined cycles by exhaust gas recirculation .*Applied Thermal Engineering* .122716 ,244 , doi:<https://doi.org/10.1016/j.applthermaleng.2024.122716>

نظری، م. (1391). طراحی سیستم کنترل توربین های گازی 25 مگاواتی. پایان نامه ارشد، دانشگاه تربیت شهید رجایی.