

## بهینه سازی راندمان حرارتی سیکل توربین گازی با استفاده از پیش گرمایش هوای ورودی

امیرحسین اشراقی، دانشجوی دکتری مهندسی سیستم‌های انرژی، دانشگاه آزاد اسلامی واحد تهران شمال؛ Eshraghi.ah@gmail.com  
 حسین خسروی، دانشجوی دکتری مهندسی سیستم‌های انرژی، دانشگاه آزاد اسلامی واحد تهران شمال؛ h.khosravi1986@gmail.com  
 مصطفی مافی، استادیار گروه مهندسی مکانیک دانشگاه بین المللی امام خمینی (ره)؛ m.mafi@enq.ikiu.ac.ir

شکل ۱- ترتیب به کار رفته در عملکرد و محاسبات موارد مطالعاتی بدون بازیاب

چکیده:

منابع محدود سوخت‌های فسیلی در کنار آن راندمان پایین نیروگاه‌ها جهت تولید برق به سبب هدر رفت بالای انرژی گرمایی در آن‌ها یکی از معضلات اساسی پیش روی در صنعت است. لذا جلوگیری از هدر رفت انرژی با مصرف سیانتی از منابع انرژی فسیلی و استفاده از روش‌هایی جهت افزایش بازدهی سیکل‌های تولید توان در زمره راه‌کارهایی است که می‌توان با انجام آن‌ها ضمن جلوگیری از مصرف بی رویه سوخت در هزینه‌های عملیاتی پیش روی هر صنعت که بخش قابل توجهی از قیمت تمام شده محصول آن است را کاهش و در نتیجه حاشیه سود آن صنعت را افزایش داد. در مقاله پیش روی به بررسی نتیجه انجام یکی از این راه‌کارها با روش مدل سازی انرژی آن پرداخته شده است.

**کلمات کلیدی:** توربین گازی - سیکل برایتون - بازیاب حرارتی - نرم افزار Gams - آنتالپی

مقدمه:

در این مقاله سعی در مدل سازی سیکل باز برایتون (Brayton) در توربین گازی و سپس بررسی تاثیر کاهش مصرف سوخت در اثر افزودن پیش گرمکن در مسیر بین کمپرسور و محفظه احتراق با استفاده از گاز خروجی توربین گازی پرداخته شده و نتایج این مدل‌سازی در نرم افزار Gams با تابع هدف حداقل هزینه ناشی از سوخت مصرفی بهینه گردیده است.

در ادامه تاثیر افزودن یک واحد Recuperator به سیکل توربین گازی، مورد بررسی قرار گرفته است. بدین ترتیب، در مسیر گاز خروجی از توربین و ورودی به Stack یک Recuperator نصب می‌شود که مسیر هوای فشرده خروجی از کمپرسور و ورودی به Combustion chamber را پیش گرم می‌نماید.

**روش شناسی مدل انرژی:**

در ابتدا مدل اولیه یک نمونه توربین گازی که هیچ واحد پیش گرمایشی در آن به کار نرفته است، با مقادیر مختلف آنتالپی جریان‌های مسیره‌ها و راندمان‌های واحدهای مختلف آن نمایش داده می‌شود. [1]

جدول ۱ - اطلاعات پایه ورودی به نرم افزار Gams

$E_u$	MJ/h	360
$P_{NG}$	\$/t	63
$\eta_c$	-	0.9
$\eta_G$	-	0.95
$h_1$	MJ/t	25
$h_2$	MJ/t	142
$h_3$	MJ/t	33
$h_4$	MJ/t	1080
$h_5$	MJ/t	691
$h_8$	MJ/t	550
$E_{cc}$	MJ/t	46000

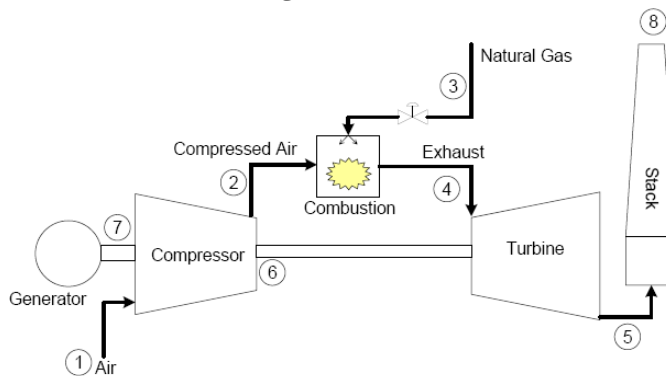
جدول ۲ - نتایج بهینه شده حاصل از نرم افزار Gams در حالت بدون بازیاب حرارتی

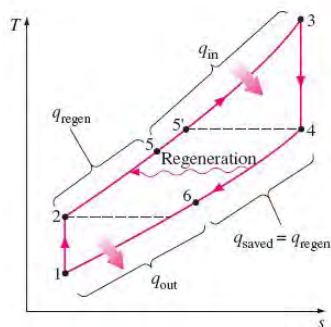
TC	\$/h	2.072
$m_1$	t/h	1.57
$m_2$	t/h	1.57
$m_3$	t/h	0.033
$m_4$	t/h	1.603
$m_5$	t/h	1.603
$m_8$	t/h	1.603
$E_5$	MJ/h	247
$E_6$	MJ/h	626
$E_7$	MJ/h	379

که به ترتیب :

$E_u$ : انرژی مفید مورد تقاضا

$P_{NG}$ : قیمت گاز طبیعی مورد استفاده





شکل 4 - نمودار T-S سیکل ایده آل بازیاب

اکنون با توجه به تغییرات اعمال شده مقادیر آنتالپی به صورت زیر تغییر خواهد نمود :

$$H_2=142(\text{MJ/t}) \quad H_3=33(\text{MJ/t}) \quad H_1=25(\text{MJ/t})$$

$$H_5=1080(\text{MJ/t}) \quad H_8=691(\text{MJ/t})$$

ریکوپراتور عملیاتی دارای ضریب تاثیر  $\xi$  است، در این تحقیق ابتدا ضریب تاثیر بطور پیش فرض ۰.۷ در نظر گرفته شده است، دمای خروجی واقعی هوا و گازهای ورودی با خروجی به سمت مبدل متفاوت است. ضریب تاثیر به صورت نرخ انتقال حرارت واقعی تئوری ریکوپراتور تعریف می‌گردد. [3]

$$\xi = (H_4 - H_2) / (H_8 - H_2) = (H_4 - 142) / (691 - 142) = 0.7$$

$$H_4 = 526.3 (\text{MJ/t})$$

$$H_9 = 0.7 \times H_8 = 0.7 \times 691 = 483.7$$

و با در نظر گرفتن هدر رفت و تلفات در Stack راندمان آن ۰.۹ در نظر گرفته می‌شود.

$$H_{10} = H_9 \times 0.9 = 435.33$$

### روابط تعریف شده ورودی در نرم افزار Gams

کلیه روابط به کار برده شده برای معادلات جرم و انرژی و تابع هدف در سیکل برای تون بدون بازیافت حرارت مطابق روابط تعریف شده در مدل بدون پیش‌گرمکن هوا، مطابق ذیل می‌باشد، در اینجا تابع هدف حداقل نمودن میزان هزینه سوخت مصرفی است. [4]

$$\text{Min TC} = m_3 \times P_{\text{NG}}$$

$$m_1 - m_2 = 0$$

$$m_1 \times h_1^{T,P} + E_6 - m_2 \times h_2^{T,P} - E_7 - E_{\text{cw}} = 0$$

$$E_{\text{cw}} - E_6 + E_7 \times \eta_c = 0$$

$$E_5 - E_6 + E_7 = 0$$

$$m_2 + m_3 - m_4 = 0$$

$$m_2 \times h_2^{T,P} + m_3 \times h_3^{T,P} + m_3 \times E_{\text{cc}} - m_4 \times h_4^{T,P} = 0$$

$$m_4 - m_5 = 0$$

$$m_4 \times h_4^{T,P} + m_5 \times h_5^{T,P} - E_6 = 0$$

$$m_5 - m_8 = 0$$

$$m_5 \times h_5^{T,P} - m_8 \times h_8^{T,P} - E_{\text{sw}} = 0$$

$\eta_c$ : راندمان مکانیکی کمپرسور

$\eta_G$ : راندمان مکانیکی ژنراتور

$h_{1-8}$ : آنتالپی جریان‌ها

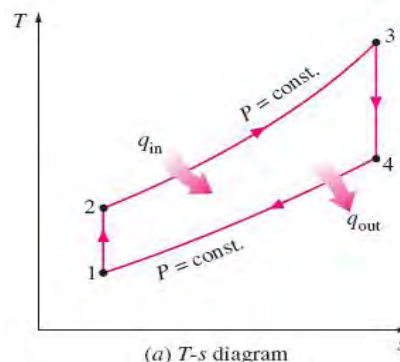
$E_{\text{cc}}$ : ارزش حرارتی سوخت

TC: هزینه عملیاتی کل

$M_{1-8}$ : جرم جریان‌ها

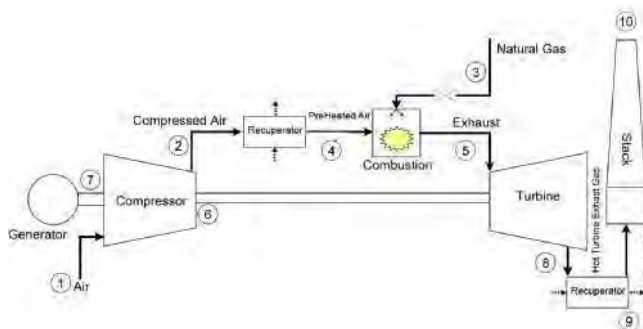
$E_{5-7}$ : انرژی‌های ورودی به توربین و خروجی از آن

مدل ارائه شده، دیاگرام یک چرخه هوایی استاندارد ژول (سیکل برای تون) است که نمودار (T-S) (آن در شکل ۲ مشخص است و دارای چهار فرآیند برگشت پذیر داخلی به صورت، فرآیند های تراکمی (1-2) و انبساطی (3-4) آدیاباتیکی (آیزنتروپیک) و فرآیند افزودن گرما (2-3) و پس دادن حرارت (4-1) در فشار ثابت است. [2]



شکل 2- سیکل استاندارد هوایی برای تون

حال به بررسی تاثیر افزایش واحد پیش گرمایش سیال عامل پرداخته می‌شود، برای این کار در این چرخه، از یک مبدل حرارتی (Recuperator) استفاده می‌شود، به دلیل پیش گرم کردن هوا در چرخه بازیاب، مصرف سوخت مورد نیاز محفظه احتراق برای رسیدن به دمای ورودی توربین گاز، در مقایسه با نیروگاه بدون بازیابی، کاهش می‌یابد. شکل ۳ دیاگرام نیروگاه توربین گاز با بازیاب حرارتی را نمایش می‌دهد. همچنین نمودار (T-S) چرخه آن در شکل ۴ نشان داده شده است.



شکل ۳ - ترتیب به کار رفته در عملکرد و محاسبات موارد مطالعاتی با بازیاب حرارتی

نهایتاً پس از اجرای برنامه جوابیهای بهینه مدل، بصورت زیر به جهت طراحی سیستم قابل استفاده خواهد بود، لذا میزان هزینه سوخت (TC) نسبت به حالت قبل که از پیش گرمکن استفاده نشده بود و مقدار آن طبق جدول شکل  $(2,072) \$/h$  بود، به میزان قابل ملاحظه ای کاهش یافت و به ازای آنتالپیهای جریانهای مسیریهای مختلف که در بالا اشاره شد به کمترین مقدار خود یعنی  $(1.619 \$/h)$  رسید، همچنین میزان تلفات واحد پیش گرمایش  $E_{rw}$  به بهینه ترین مقدار خود یعنی  $(1.043 \text{ MJ/h})$  رسید و همچنین میزان سوخت مصرفی، از مقدار  $(0,33 \text{ t/h})$  در حالت بدون چرخه بازیاب به مقدار  $(0.026 \text{ t/h})$  واحد پیش گرمکن رسید، که بر اساس آن در طراحی برای انتخاب از رکوپراتوری با ضریب تاثیر  $0,382$  استفاده خواهد شد.

### روش دیگری برای انجام پروژه

گذشته از این روش که در آن جواب بهینه حاصل شد و مورد سوال در صورت پروژه بود، روش دیگری هم مورد بررسی قرار گرفته است که نهایتاً به همان نتیجه منطقی کاهش میزان سوخت و به طبع آن کاهش هزینه سوخت ختم می شود، بدین صورت که در نظر گرفتن یک مورد مطالعاتی از کتب مرجع ترمودینامیکی برای دو حالت با و بدون واحد پیش گرمکن آنتالپی های آن را با دنبال نمودن رنج دمایی آن در طی مسیریهای مختلف و در نتیجه بدست آوردن  $C_p$  های مربوط به آن دماها از حاصل ضرب آن دماها در آن ظرفیت های گرمایی ویژه بطور متوالی آنتالپی های جریان در طی مسیر را بدست آورده، همچنین با در نظر گرفتن راندمان واقعی برای توربین می توان تلفاتی برای آن در نظر گرفت که در این صورت دو معادله جرم و انرژی زیر را به معادلاتافزوده می شود، که در آن  $Y_t$  راندمان توربین و  $E_{tw}$  میزان تلفات در توربین است.

$$E_{tw} + (E_6 \times Y_t) - E_6 = e = 0$$

$$(m_5 \times h_5) - (m_8 \times h_8) - E_6 - E_{tw} = e = 0$$

که نتایج حاصل از آن مانند پروژه بررسی شده دلالت بر کاهش میزان سوخت مصرفی دارد.

### نتیجه گیری:

نتایج این مدل سازی انرژی نشان می دهد که با افزایش دمای هوای ورودی به محفظه احتراق، در صورت افزایش بیش از حد دمای ورودی، پیوندهای دوگانه اکسیژن از هم گسسته شده لذا اکسیژن با سوخت ترکیب نمی شود و سوخت به هدر خواهد رفت، و نیز با این افزایش دما با فاصله گرفتن مولکولهای اکسیژن راندمان احتراق افت پیدا می کند، بنابراین برای افزایش این حرارت یک نقطه بهینه تعریف می شود که از این نقطه بهینه، به بیشترین دمای ممکن بعد از پیش گرمکن اطلاق می شود تا مقداری که این افزایش باعث افت راندمان احتراق نشود.

در این مدل با تغییر اعمال شده بر روی توربین گازی مورد مطالعه با استفاده از رکوپراتوری با ضریب تاثیر  $0,382$  به میزان  $0,453$  دلار در هر ساعت در مصرف سوخت صرفه جویی شده است

$$E_7 - E_u - E_{gw} = 0$$

$$E_{gw} - E_7 + E_7 \times \eta_G = 0$$

معادلات جرم و انرژی به کار رفته برای این سیکل با بازیافت حرارت به شرح زیر به معادلات بالا اضافه می گردد :

و دستورات زیر برای ریکوپراتور در نظر گرفته می شود.

$$m_2 - m_4 = e = 0$$

$$m_8 - m_9 = e = 0$$

$$(m_2 \times h_2) + (m_8 \times h_8) - (m_4 \times h_4) - (m_9 \times h_9) - E_{rw} = e = 0$$

که دورا بطه اولناشیا بالانسجر موسومیا توجیهضریبتاثیرمدلومحاسباتاندر تعیین ن آنتالپی حاصل گردیده است،  $E_{rw}$  میزان تلفات انرژی مبدل است که متغییر در نظر گرفتیم می شود. سایر روابط بدو تغییر و تنهها در نظر گرفتیم تغییرات ایندکساناستفاده شده اند.

### آنالیز حساسیت و تحلیل نتایج برای یافتن جواب بهینه

همانطور که گفته شد در ابتدا ضریب تاثیر پیش گرم کن  $(\eta)$  در نظر گرفته شده است، که نتایج حاصل از اجرای برنامه دلالت بر کاهش هزینه سوخت مصرفی داشت، اما میزان تلفات رکوپراتور  $E_{rw}$  صفر شد، که عملاً غیر منطقی و اشتباه است، لذا با تغییر مقدار آنتالپی جریان خروجی از رکوپراتور و ورودی به اتاق احتراق  $h_4$  و در نتیجه آن کنترل میزان تغییراتدر هزینه سوخت (TC) و میزان تلفات پیش گرمکن  $E_{rw}$  بهینه ترین حالت را در کمترین مقدار (هزینه سوخت و تلفات رکوپراتور) برای  $H_4 = 352 \text{ (MJ/t)}$  می توان دید.

جدول ۳- نتایج بهینه شده حاصله از نرم افزار Gams در حالت با بازیاب حرارتی

TC	\$/h	1.619
m <sub>1</sub>	t/h	1.587
m <sub>2</sub>	t/h	1.587
m <sub>3</sub>	t/h	0.026
m <sub>4</sub>	t/h	1.587
m <sub>5</sub>	t/h	1.613
m <sub>8</sub>	t/h	1.613
m <sub>9</sub>	t/h	1.613
m <sub>10</sub>	t/h	1.613
E <sub>8</sub>	MJ/h	248.426
E <sub>6</sub>	MJ/h	627.373
E <sub>7</sub>	MJ/h	378.947
E <sub>cw</sub>	MJ/h	62.737
E <sub>sw</sub>	MJ/h	78.010
E <sub>gw</sub>	MJ/h	18.947
E <sub>rw</sub>	MJ/h	1.043

$E_{cw}$ : تلفات انرژی کمپرسور

$E_{sw}$ : تلفات انرژی دودکش

$E_{gw}$ : تلفات انرژی ژنراتور

$E_{rw}$ : تلفات انرژی بازیاب حرارتی

مراجع:

- [۱] H. Farzaneh, "Energy system modeling," pp. 149–152, Department of energy engineering, IAU, Science and Research Branch . 1388.
- [۲] Y.A. Cengel and M.A. Bloes, "Thermodynamics: An Engineering Approach," 5th edition, pp. 507–517, McGraw Hill. 2006.
- [۳] V. Wylen and J. Gordon, "Fundamentals of thermodynamics," 6th edition, translated by Gh. MalekZadeh and M.H. Kashani. pp. 424–433, Jahan faradpublication. 1384
- [4] GAMS SoftWare