# 面向对象的先进循环燃气轮机工质热物性计算方法

刘国库1,潘福敏2,郑洪涛2

(1. 海军驻沈阳地区发动机专业军事代表室, 沈阳 110015; 2. 哈尔滨工程大学 动力与能源工程学院, 哈尔滨 150001)



刘国库(1978),男,工程师,从事舰船 燃气轮机、航空发动机的故障诊断、测试、 维修与全寿命保障技术研究。 基金项目:燃气轮机工程研究项目资助

收稿日期: 2013-10-28

摘要:先进循环是燃气轮机发展的重要方向,1 套通用先进循环工质热物性计算方 法对先进循环研究具有重要意义。以工质最为复杂的化学回热循环为例,建立了1 套通 用的工质热物性计算方法,并论证了该方法也适用于其他先进循环。基于面向对象方法 建立了1 套计算系统并采用 C++语言编制其计算程序,验证了空气和水蒸气的热物性 计算精度,最大误差为 0.00852%。采用该热物性计算方法计算了1 个化学回热循环的热 力过程;在给定的条件下其效率比简单循环效率提升 32%,达到 47.32%。结果表明:所提 出的热物性计算方法计算准确,通用性强,为先进循环研究提供了基础。 关键词:工质热物性;燃气轮机;先进循环;面向对象;化学回热循环

Calculation Method of Working Fluids Thermophysical Parameters for Object-Oriented in Advanced Cycle Gas Turbines LIU Guo-ku<sup>1</sup>, PAN Fu-min<sup>2</sup>, ZHENG Hong-tao<sup>2</sup>

(1. Naval Consumer Representative Office of Engine in Shenyang, Shenyang 110015, China;

2. College of Power and Energy Engineering, Harbin Engineering University, Harbin 150001, China)

Abstract: Advanced cycle is the important development direction of the gas turbine. General thermophysical properties calculation methods are the foundations of the research. The working fluids in the Chemically Recuperated Gas Turbine (CRGT) were analyzed, and a general thermodynamic parameters calculation were built. The method applied to other advanced cycle was demonstrated. Object-oriented method was used to build a calculation system, and C++ was used to code a program. The calculation precisions for air and the steam were verified, and the highest difference was 0.00852%. The program was used for performance calculation of a CRGT, and the thermal efficiency was 47.32, 32% elevation. The results show that the thermodynamic parameters calculation method is of high precision and general used, and it forms the foundation of the advanced cycle.

Key words: thermodynamic parameters; gas turbine; advanced cycle; object-oriented; chemically regenerative cycle

# 0 引言

现代社会的高速发展导致能源需求量高速增长, 环境污染问题也愈加严重。先进循环燃气轮机是应对 现阶段能源危机和解决环境污染问题的1个重要方 式<sup>[1-2]</sup>。先进循环主要是回收燃气轮机高温余热来提高 能源利用率,并改善燃烧状况以减少污染物排放。先 进循环的研发较为复杂,采用计算机仿真是1种简便 的预研方法。计算机仿真需要准确的计算模型,特别 是先进循环的复杂工质需要精确的热物性计算模型。

目前涉及复杂工质物性的先进循环主要有化学 回热循环 (CRGT, Chemically Recuperated Gas Turbine Cycle)、联合循环 (CC, Combined Cycle)、注蒸汽 循环 (STIG, STeam Injected Gas Turbine Cycle)、湿空 气循环(HAT, Humid Air Turbine Cycle)、湿压缩循环 (WCC, Wet Compression Cycle)等。这些循环的工质 主要是空气、水蒸气和燃气的不同比例的混合物。简 单循环燃气轮机的燃气物性计算方法已经有很多研 究,但在各种先进循环仿真研究中,研究者都是针对 各自的研究对象计算其工质的热物性,没有形成通用 的工质热物性计算方法。

王绍忠等人采用 VC 和 Matlab 混合编程的方法 编制了 CRGT 中工质(水 - 水蒸气和空气 - 湿燃气) 的热力性质计算程序。空气和干燃气的热力性质采用 理想气体掺混模型,水和水蒸气的热力性质采用 LAPWS-IF97 标准模型,湿燃气的热力性质采用改进 的工程计算方法进行处理,结果获得了较高的计算精 度和较快的计算速度<sup>[3]</sup>。哈尔滨工业大学的周伏秋研 究了注蒸汽燃气轮机循环(STIG)的工质热力性质,首 先建立了燃气 – 蒸汽混合物的理想模型,据此确立了 湿燃气热力性质计算的二次线性插值方法<sup>[4]</sup>。上海交 通大学的翁史烈在进行燃气轮机的湿空气循环 (HAT)性能分析时,建立了湿化工质的热物性计算模 型,采用 R-K 方程从相平衡机理出发计算饱和含湿

究了注蒸汽燃气轮机循环(STIG)的工质热力性质,首 先建立了燃气-蒸汽混合物的理想模型,据此确立了 湿燃气热力性质计算的二次线性插值方法。上海交 通大学的翁史烈在进行燃气轮机的湿空气循环 (HAT)性能分析时,建立了湿化工质的热物性计算模 型,采用 R-K 方程从相平衡机理出发计算饱和含湿 量,从而摆脱了对道尔顿分压定律的依赖,可以精确 计算湿化空气实际气体的含湿量,并利用余函数修正 法计算了湿空气的焓、熵、定压比热等热力学参数的。 哈尔滨工业大学王永青等人建立了湿压缩循环 (WCC)燃气轮机数学模型,在计算水蒸气及干湿空 气的热物性时采用了水和水蒸气热力性质图表与湿 空气和燃气热力性质图表。上海交通大学杨文滨在 湿空气透平循环动态仿真的研究中,对湿空气工质的 热物性进行了研究,分析了3种计算湿空气的热物性 的方法:理想混合气体的计算方法、基于维里方程的 余函数修正计算方法以及基于 R-K 方程的余函数计 算方法。结果发现 HAT 循环工质的使用范围内无论 采用哪种计算方法,其比容、比热、比焓以及饱和含湿 量的计算结果相差都很小,只是熵值的计算结果有些 许差异"。

在对各种不同的先进循环进行研究时,各研究者 都提出了针对所面对研究对象的工质热物性计算方 法。而各种先进循环的工质主要成分相似,可以编制 1 套通用的计算程序,然后建立1 套统一的调用方 法,以节约工作量。本文将以工质最为复杂的化学回 热循环为例,建立1 套通用的工质热物性计算方法, 并论证该方法应用于其他先进循环的可行性。然后采 用面向对象的方法建立1 套计算系统,采用 C++ 语 言编制计算程序,并应用于化学回热循环性能计算的 1 个实例中。

## 1 先进循环工质计算模型

化学回热循环(如图 1 所示)是各种先进循环中 工质成分最为复杂的循环方式。在化学回热器中,燃 料和蒸汽在催化剂的作用下吸收烟气余热,发生强吸 热的重整反应,生成易于燃烧的、富氢的燃料重整气,

图 1 化学回热循环

在此系统中,涉及到的工质有空气、水和水蒸气、 富含氢气的燃料重整气、以及燃烧室燃烧后产生的烟 气。其中,化学回热器中产生的富含氢气的燃料重整 气进入燃烧室燃烧产生高温烟气,在此系统中经历较 少的热力过程,只是作为能量的携带者进入燃烧室。 因此,可以考虑建立1套工质计算方法,从而不需要 计算富氢气体的燃料重整气的工质热物理性质。

燃料重整气进入燃烧室燃烧,产生高温烟气。在 这个过程中,对循环热力过程主要产生2个效果:决 定燃烧的温度,这主要由重整气带入燃烧室的能量决 定;决定烟气的成分,这由重整气的组成决定。

### 1.1 化学回热循环重整反应模型

重整气带入燃烧室能量由燃料自身携带的燃烧 热值、燃料和蒸汽的显焓,重整反应从烟气中吸收的 能量构成。为便于计算,这些能量可以折算为燃料带 入系统的折合热值。由物质守恒和能量守恒,可以得 到以下2个关系式

$$\mathbf{G}_{\mathrm{ff}} = \mathbf{G}_{\mathrm{f}} + \mathbf{G}_{\mathrm{s}} \tag{1}$$

$$\bar{\mathbf{h}}_{u} = \mathbf{h}_{u} + \mathbf{h}_{f} + (\mathbf{G}_{s}\mathbf{h}_{s} + \mathbf{Q})/\mathbf{G}_{f}$$
(2)

式中:G<sub>r</sub> 为燃料重整气的总质量流量;G<sub>r</sub> 为加入化学 回热器的原始燃料质量流量;G<sub>s</sub> 为加入化学回热器 的水蒸气质量流量;h<sub>a</sub> 为单位质量原始燃料的重整气 带入燃烧室的总能量;h<sub>a</sub> 为重整气带入燃烧室的原始 燃料的显焓;h<sub>r</sub> 为重整气带入燃烧室的原始燃料低热 值;h<sub>s</sub> 为重整气带入燃烧室的水蒸气显焓;Q 为重整 反应从烟气中吸收的热量。

根据式(1)与式(2),可以得到进入燃烧室的重整

气的总质量流量  $G_{f}$  和总能量  $G_{f} \times \overline{h}_{a}$ ,进而可以考察 重整气燃烧后得到的高温烟气的组成。

## 1.2 化学回热循环烟气组成分析

重整气的燃烧可以理解为燃料和水蒸气发生重 整反应生成短链的分子,然后短链分子与空气燃烧获 得燃烧产物。由于短链分子容易燃烧,假设燃烧过程 为完全燃烧,由物质守恒可以得知,最终的产物相当 于是初始燃料完全燃烧后与水蒸气的混合物,以此可 以获得高温烟气的成分。

因此,最终烟气的成分可以按照如下方法进行计算。假设1kg空气与fkg燃料(C<sub>x</sub>H<sub>y</sub>O<sub>x</sub>N<sub>u</sub>S<sub>y</sub>)和dkg水 蒸气混合燃烧(f为油气比,d为水气比),燃烧后生成 了f(1+L)kg纯燃气、剩余(1-f·L)kg空气和dkg水 蒸气的混合物。则烟气的摩尔质量如下

$$M_{\rm G} = \frac{1 + f + d}{f(1 + L)/M_{\rm e} + (1 - f \cdot L)/M_{\rm e} + d/M_{\rm s}}$$
(3)

式中: $M_c$ 为烟气的摩尔质量(kg/kmol);L为燃料理论 耗气量(以1kg燃料为基数); $M_s$ 为纯燃气的摩尔质量; $M_s$ 为空气的摩尔质量; $M_s$ 为水蒸气的摩尔质量。

此时,可以按照下式来求解烟气的热物理性质

$$\mathbf{A}_{g} = \frac{\mathbf{f}(1+\mathbf{L})\mathbf{A}_{g} + (1-\mathbf{f} \cdot \mathbf{L})\mathbf{A}_{a} + \mathbf{d} \cdot \mathbf{A}_{s}}{1+\mathbf{f} + \mathbf{d}} \qquad (4)$$

式中:A 为与下标相对应组分的摩尔质量的倒数,称 为比参数。

### 1.3 其他先进循环的工质计算模型

其他先进循环的工质的热物性计算也可以采用 与化学回热循环相同的方法进行。

注蒸汽循环(STIG)利用烟气余热产生蒸汽并将 蒸汽注入燃烧室,效率可达 51.6%<sup>(4)</sup>。其工质包括空 气、水蒸气和烟气。其中,烟气是由燃料、水蒸气和空 气在燃烧室中燃烧产生。假设完全燃烧,则其烟气的 热物性计算方法完全与化学回热循环相同。

湿空气循环是压缩空气在饱和器内与热水逆流 接触,进行热量交换;空气被加温加湿后,进入燃烧室 燃烧作功,效率可达到 57%<sup>[9]</sup>。湿压缩循环将水注入 压气机中,提高压气机部件效率,从而提高循环效率 达到 43%<sup>[10]</sup>。从计算烟气的热物理性质角度来看,它 们都是空气将水带入燃烧室与燃料进行燃烧,假设完 全燃烧,最终其烟气的热物性计算方法完全与化学回 热循环相同。

联合循环(CC)是利用燃气轮机余热产生蒸汽并进入汽轮机作功,其效率高于 55%<sup>[11-12]</sup>,最高可达

60%<sup>[13]</sup>。从计算工质热物性的角度,其工质中最为复杂的烟气就是燃料和空气燃烧的产物。

因此,各种先进循环的工质热物性计算,就是获 得空气、水和水蒸气以及纯燃气的热物性计算方法, 按照式(4)计算烟气的热物理性质。计算中需要的参 数就是烟气的状态参数以及决定其成分的油气比f 和水气比d的值。其中,f和d按照下式即可获得。

$$f=G_f/G_a$$
 (5)

 $d=G_{s}/G_{a}$ (6)

## 2 主要工质热物性计算

## 2.1 空气的热物性计算方法

在工质热物性的计算中,往往将干空气视为理想 气体。这时,它遵循理想气体的状态方程 pv=RT;可认 为空气的一切热力参数都是温度的单值函数。空气物 性的数学模型采用文献[15]的计算公式,具体如下

定压比热容

$$c_{p}(T) = \sum_{N=0}^{4} A(N)T^{N} [kJ/kg \cdot K]$$
(7)

比焓

$$\mathbf{h}(\mathsf{T}) = \sum_{\mathsf{N}=0}^{3} \mathsf{B}(\mathsf{N})\mathsf{T}^{\mathsf{N}} \qquad [kJ/kg] \tag{8}$$

比熵函数

$$e(T) = \sum_{N=0}^{1} C(N)T^{N} + C(2)\ln(T) [kJ/kg \cdot K]$$
(9)

将焓值计算结果与文献 [15] 中的参考值进行对 比,见表 1。由计算结果可见,空气热物性的计算准确 性很高。

表 1 焓值计算值与参考值对比

温度 /K	计算值 / (kJ/kg)	参考值 / (kJ/kg)	误差/%
300	299.7109	299.71	3.00E-04
500	502.6165	502.62	6.96E-04
700	714.1245	714.12	6.30E-04
900	933.9644	933.96	4.71E-04

#### 2.2 水蒸气的热物性计算

IAPWS-IF97标准下的5个子区域如图2所示, 分别为未饱和水区域、过饱和蒸汽区域、临界区域、饱 和区域和高温区域<sup>114</sup>,各区域应用的范围见表2。根据 温度和压力可求出水和蒸汽的比焓值、比熵值、比热、 密度、比容、导热系数和动力黏度等参数。



表 2 IAPWS-IF97 各区域应用范围

区域	基本方程	适用范围	Ħ
1	吉布斯自由能 g(p,T)	T∈[273.15 K,623.15 K] p	$0 \in [ps(T), 100 \text{ MPa}]$
2	吉布斯自由能 g(p,T)	T∈[273.15 K,1073.15 K]	$\mathbf{p} \in [0, 100 \text{ MPa}]$
3	亥姆霍兹自由能 f(p,T)	$T \in [623.15 \text{ K}, T23(p)]$ p	$0 \in [p23(T), 100 \text{ MPa}]$
4	饱和压力方程 ps(Ts)	T∈[273.15 K,647.096 K]	
5	吉布斯自由能 g(p,T)	T∈[1073.15 K,2273.15 K]	$\mathbf{p} \in [0, 10 \text{ MPa}]$

选取水蒸气几个具有代表性的状态作为参考,计 算值与理论值的对比见表 3。由计算结果可见,水蒸 气的热物性计算具有很高的准确性。

压力 /	温度 /	计算值/	参考值 /	误差 /
MPa	Κ	(kJ/kg)	(kJ/kg)	%
0.25	283.15	42.2636	42.26	8.52E-03
0.25	303.15	125.9691	125.97	7.14E-04
0.25	323.15	209.5411	209.54	5.25E-04
0.25	343.15	293.1966	293.20	1.16E-03
0.25	373.15	419.2106	419.21	1.43E-04
16.00	373.15	431.0760	431.08	9.28E-04
16.00	473.15	858.5662	858.57	4.43E-04
16.00	573.15	1337.1998	1337.20	1.50E-05
16.00	673.15	2947.4554	2947.46	1.56E-04
16.00	773.15	3297.3095	3297.31	1.52E-05

表 3 水和水蒸气的热力性质计算校核

# 2.3 纯燃气的热物性计算方法

2.3.1 纯燃气摩尔组分计算

假定燃料的化学式为  $C_xH_yO_xN_uS_v$ , 空气的成分为  $O_2$  和类氮气体  $N_2'$ ,1 mol 燃料完全燃烧时的化学平衡 方程式为

$$C_{x}H_{y}O_{z}N_{u}S_{v}+\left(\textbf{X}+\frac{\textbf{y}}{4}+\textbf{v}-\frac{\textbf{z}}{2}\right)O_{2}+\textbf{p}\left(\textbf{X}+\frac{\textbf{y}}{4}+\textbf{v}-\frac{\textbf{z}}{2}\right)N_{2}=$$

$$\left(\mathbf{x}CO_{2}+\frac{\mathbf{y}}{2}-\mathbf{H}_{2}O+\mathbf{v}SO_{2}\right)+\mathbf{p}\left(\mathbf{x}+\frac{\mathbf{y}}{4}+\mathbf{v}-\frac{\mathbf{z}}{2}\right)\mathbf{N}_{2}+\frac{\mathbf{u}}{2}\mathbf{N}_{2} \quad (10)$$
  
式中:p 为空气的氮氧比 3.77382。

根据式(10)可见,只要知道燃料的化学式,就可 以根据化学平衡来计算当燃料为1 mol 时,下面的一 系列值。

理论空气量摩尔数(1 mol 燃料完全燃烧所需的 空气摩尔数)

$$\mathbf{n}_{a} = (1 + \mathbf{p}) \left( \mathbf{x} + \frac{\mathbf{y}}{4} + \mathbf{v} - \frac{\mathbf{z}}{2} \right)$$
(11)

理论燃气量摩尔数(1 mol 燃料完全燃烧所产生的燃气摩尔数)

$$n_{g}=n_{a}+\frac{y}{4}+\frac{z}{2}+\frac{u}{2}$$
 (12)

理论消耗空气质量(1 kg燃料完全燃烧所消耗的 空气质量)

$$L = \frac{n_a \cdot M_a}{M_f}$$
(13)

烟气各成分的摩尔组分

$$\begin{cases} \mathbf{r}_{\mathrm{CO_2}} = \mathbf{x}/\mathbf{n}_{\mathrm{g}} \\ \mathbf{r}_{\mathrm{H_2O}} = \mathbf{y}/2\mathbf{n}_{\mathrm{g}} \\ \mathbf{r}_{\mathrm{SO_2}} = \mathbf{v}/\mathbf{n}_{\mathrm{g}} \\ \mathbf{r}_{\mathrm{N_2'}} = \left[\mathbf{p} \cdot \left(\mathbf{x} + \frac{\mathbf{y}}{4} + \mathbf{v} - \frac{\mathbf{z}}{2}\right) + \frac{\mathbf{u}}{2}\right]/\mathbf{n}_{\mathrm{g}} \end{cases}$$
(14)

烟气摩尔质量

$$\mathbf{M}_{g} = \sum_{i=1}^{*} \mathbf{M}_{i} \cdot \mathbf{r}_{i}$$
(15)

烟气物性

$$\mathbf{A}_{g} = \sum_{i=1}^{4} \mathbf{A}_{i} \cdot \mathbf{r}_{i} / \mathbf{M}_{g}$$
(16)

式中:A<sub>s</sub>为比质量参数,而各热物性参数A<sub>i</sub>采用的计 算模型是比摩尔参数。

2.3.2 纯燃气中各气体物性计算

纯然气中各气体纯净物的热物性均按照统一的 公式计算,定压比热、焓和熵值的计算公式<sup>115</sup>如下

$$C_{p} = \sum_{-1}^{r} \mathbf{a}_{c,i} (\frac{T}{1000})^{f} [kJ/(kmol \cdot K)]$$
(17)

$$H = A_{h} + \sum_{i=0}^{8} a_{h,i} (\frac{T}{1000})^{f} + b_{h} \cdot \ln(\frac{T}{1000}) \quad [kJ/kmol] (18)$$

$$S=A_{s}+\sum_{i=-1}^{7} a_{s,i}(\frac{T}{1000})^{f}+b_{s}\cdot\ln(\frac{T}{1000})[kJ/(kmol\cdot K)] (19)$$
以上各式的系数可从参考文献[15]中获得,然后

可以编制程序进行计算。

# 3 面向对象编程及其计算结果

## 3.1 面向对象分析

由以上分析可知,先进循环的工质热物性计算主 要包含空气,水蒸气,和纯燃气的热物性计算;而其主 要调用参数是工质的状态参数。另外,进行烟气的热 物性计算时,需要知道供给燃料的化学组成,油气比f 和水气比 d。根据工质热物性计算的需求分析,列出 整个计算体系的用例如图 3 所示。



图 3 工质热物理性质计算用例

分析以上用例图,可以将该工质热物性求解体系 编制为1套库函数,以便于各种先进循环计算的调 用。所有工质的计算方法可以编入 CFluit 类中,下面 给出 C++语言描述的 CFluit 类主要的属性和方法。

## 3.2 CFluit 类

CFluit 类提供 1 套各种工质热物性计算的方法, 主要参数是状态参数。而求解烟气的热物性时需要燃 料化学式以及决定烟气组成的参数 f 和 d。这样,编制 的 C++ 类是一系列方法函数的集合。

空气热物性计算函数: int air (double T, double \* pp)。

水和水蒸气热物性计算函数:int steam(double p, double T, double x, double \* pp)。

纯燃气热物性计算函数:int gas (double p,double T,double x,double y,double z,double u,double v, double \* pp)。

烟气的热物性计算函数:int Gas (double p,double T,double x,double y,double z,double u,double v,double f, double d,double \* pp)。

其中,p为压力,T为温度。这些函数都用返回的 int数值来确定函数调用是否正确,指针 pp 来携带计 算结果信息。在这些热物性计算函数的基础上,还可 以编制温度求解函数等。

## 4 化学回热循环简单性能计算

本文选取某型3转子分轴燃气轮机作为原型机, 假设化学回热循环的设计点与原型机设计点的压气 机处在相同的运行工况,且有相同的供油量,求解此 时化学回热循环的主要性能参数。该求解过程可体现 本文提出的工质热物性求解方法的应用。按照第1章 中建立的重整模型,需要计算重整过程燃料折合热 值。然后可以获得烟气的热物性计算参数,计算涡轮 输出功,最终获得化学回热循环的功率和效率。原型 机的主要性能参数见表4。

表 4 原型机的主要性能参数
----------------

输出功率 /MW	效率 /%	供油量 /kg/s	燃烧室出口温度 /K	排气温度 /K
25	35.85	1.625	1528.8	790.7

#### 4.1 柴油重整热力计算

选取柴油的分子式为 C<sub>10</sub>H<sub>18</sub>, 热值为 42618.485 kJ/kg,与原型机燃料热值 42700 kJ/kg 接近。这里使用 的重整反应计算方法是最小吉布斯最优能法,以体系 最终产物达到最小吉布斯自由能为体系达到热力学 平衡的判据,其数学模型如下。假定燃料的分子式为 C<sub>x</sub>H<sub>y</sub>O<sub>z</sub>, 与蒸汽重整反应的最终产物为 C,CO,CO<sub>2</sub>, H<sub>2</sub>,CH<sub>4</sub> 和 H<sub>2</sub>O。此时反应的化学方程式如下

C<sub>x</sub>H<sub>y</sub>O<sub>2</sub>+**a**H<sub>2</sub>O→**b**C+**c**CO+**d**CO<sub>2</sub>+**e**H<sub>2</sub>+**f**CH<sub>4</sub>+**g**H<sub>2</sub>O (20) 体系的吉布斯自由能计算式为

$$\mathsf{GT} = \sum_{i=1}^{N} \left( \mathsf{n}_{i} \,\mu_{i} \right) \tag{21}$$

对于理想气体,上式中的 u 可以表达为式(22), 其中 f 是气体的摩尔逸度

$$\mathbf{u}_{i} = \mathbf{G}_{i}^{0} + \mathbf{RT} \ln \left( \frac{\mathbf{f}_{i}}{\mathbf{f}_{i}^{0}} \right)$$
(22)

最终体系的吉布斯能计算式为

$$\mathbf{G}^{\mathsf{T}} = \sum_{i=1}^{\mathsf{N}} \left( \mathbf{n}_{i} \mathbf{G}_{i}^{\mathsf{O}} \right) + \sum_{i=1}^{\mathsf{N}} \left( \mathbf{n}_{i} \; \mathsf{RT} \; \ln\left(\frac{\mathbf{f}_{i}}{\mathbf{f}_{i}^{\mathsf{O}}}\right) \right)$$
(23)

整个过程的求解就转变为求解上式的最小值,计 算的边界条件如下式。

元素平衡约束条件

$$C: \mathbf{x} = \mathbf{b} + \mathbf{c} + \mathbf{d} + \mathbf{f}$$
(24)

$$H:y + 2a = 2e + 4f + 2g$$
 (25)

$$O:z + a = c + 2d + g$$
 (26)

非负约束条件

)

$$b,c,d,e,f \ge 0 \tag{27}$$

原型机在设计点的烟气温度为 790.7 K, 假设重 整反应的入口条件为 673.15 K(400 ℃),即柴油和蒸 汽能被烟气加热到 673.15 K,然后进行重整反应。另 外,根据重整反应的研究结论,水碳比(水分子和 C 原子的数量比)为4时,重整反应有较高的性能。参照 式(2)即可计算获得重整燃料的折合热值,其计算结 果为 55372.14 kJ/kg。

## 4.2 总体性能参数计算

按照上面所获得的燃料折合热值进行燃烧室的 热平衡计算,可以获得燃烧室出口烟气的焓值,并根 据其焓值求解此时烟气的温度。计算过程如下

$$\mathbf{G}_{\mathbf{G}} = \mathbf{G}_{\mathbf{f}} + \mathbf{G}_{\mathbf{s}} + \mathbf{G}_{\mathbf{a}} \tag{28}$$

$$\mathbf{h}_{\mathrm{G}} = (\mathbf{G}_{\mathrm{a}} \, \mathbf{h}_{\mathrm{a}} + \overline{\mathbf{h}}_{\mathrm{u}} \cdot \mathbf{G}_{\mathrm{f}}) / \mathbf{G}_{\mathrm{G}}$$
(29)

然后进行循环功率和效率的计算

$$\mathbf{N}_{e} = \boldsymbol{\eta} (\mathbf{h}_{G} - \mathbf{h}_{Go}) \mathbf{G}_{g} - \mathbf{G}_{a} \cdot (\mathbf{h}_{a} - \mathbf{h}_{a,in}) / \boldsymbol{\eta}_{e} \quad (30)$$

$$\eta = \frac{N_e}{G_i Q^h} \tag{31}$$

最终结果为,燃烧室出口烟气的温度为1310 K, 输出功率为33.27 MW,效率为47.32%,效率提升 32%。此时化学回热循环的燃烧温度降低,而较低的燃 烧温度理论上可以减少 NO<sub>x</sub>的排放量;同时燃油转化 为短链分子,易于燃烧,避免由于温度降低导致的燃烧 不完全。在给定的情况下,相同的燃料供给量,循环热 效率大大提高,证明了化学回热循环的经济性。

## 5 结论

以工质最为复杂的化学回热循环为例,建立了1 套通用的工质热物性计算方法,并论证了该方法也适 用于其它先进循环。提供工质的状态参数以及工质的 种类,可以计算其热物理性质。而针对烟气,需给定循 环燃料的化学组成,以及循环的燃料 - 空气流量比 和蒸汽 - 空气流量比,即可计算其热物性参数。采 用面向对象方法建立1套计算系统并采用 C++语 言编制其计算程序,验证了空气和水蒸气的热物性 计算精度,最大误差为 0.00852%。最后采用该物性 计算方法计算了1个化学回热循环的热力过程;在 给定的条件下其效率比简单循环效率提升 32%,达 到 47.32%,证明了化学回热循环的经济性。由此可 见,最终得到的工质热物性计算方法适用于燃气轮 机先进循环的计算。

## 参考文献:

[1] 孙鹏,任静,蒋洪德.先进燃气轮机的特征及发展趋势[C] //
 2011 年学术研讨会论文集.北京:中国动力工程学会透平专业委员会,2011:78-82.

SUN Peng, REN Jing, JIANG Hongde. Characteristics and development tendency of advanced gas turbine [C] //2011 Proceedings of Academic Seminar. Beijing: Professional Association of Turbine, Chinese Society of Power and Energy,2011: 78-82.(in Chinese)

- [2] Heppenstall T. Advanced gas turbine cycles for power generation: a critical review [J]. Applied Thermal Engineering, 1998 (18):837–846.
- [3] 王绍忠,刘国库,杨仁. 化学回热循环中工质热力性质的处理方法[J]. 航空发动机,2011,37(3):38-40,62.
  WANG Shaozhong, LIU Guoku, YANG Ren. Treatment method of thermodynamic properties of working fluid in CRGT system
  [J]. Aeroengine, 2011,37(3):38-40,62.(in Chinese)
- [4] 周伏秋, 王克光. 注蒸汽燃气轮机循环工质热力性质研究
  [J]. 热能动力工程, 1992, 7(1):8–13.
  ZHOU Fuqiu, WANG Keguang. Study of steam injected gas turbine cycle working medium thermodynamic properties [J].
  Journal of Engineering for Thermal Energy and Power, 1992, 7 (1):8–13.(in Chinese)
- [5] 翁史烈,蒲强,卫琛喻,等. 燃气轮机的湿空气循环性能分析 与试验[J]. 电力与能源, 2011, 32(6):453-456.
  WENG Shilie, PU Qiang, WEI Chenyu, et al. Property and experimental on the performance of humid air turbine [J]. Power and Energy, 2011, 32(6):453-456.(in Chinese)
- [6] 王永青,刘铭,严家鵦. 燃气轮机装置中湿压缩过程的数学 模型[J]. 热能动力工程,2001,16(2):130-132.
  WANG Yongqing, LIU Ming, YAN Jialu. Mathematic models of humid air turbine cycle[J]. Journal of Engineering for Thermal Energy and Power, 2001,16(2):130-132.(in Chinese)

[7] 杨文滨. 复合工质新型动力系统一湿空气透平循环动态仿 真的研究[D]. 上海: 上海交通大学,2005.
YANG Wenbin. New type power system of complex working substance the dynamic simulations on the humid air turbine cycle [D]. Shanghai:Shanghai Jiao Tong University,2005.(in Chinese)

- [8] Kesser K F, Hoffman M A, Baughm J W. Analysis of a basic chemically recuperated gas turbine power plant [J]. Journal of Gas Turbines Power, 1994, 116:264–277.
- [9] Traverso A, Massardo A F. Thermodynamic analysis of mixed gas-steam cycles [J]. Applied Thermal Engineering, 2002, 22: