文章编号: 1001 - 2060(2015) 02 - 0205 - 07

基于内置 V 型肋片的直通道内流动与传热的数值研究

张艾萍 毕 帅 付 磊

(东北电力大学 能源与动力学院 吉林 吉林 132012)

摘 要: 采用结构化六面体网格和 $k - \varepsilon$ 湍流模型,求解三维 N - S 方程 对直冷却通道内置不同导流角 α 的 V 型扰流肋 片在入口雷诺数为 20 000 时的空气流动与换热特性进行数 值模拟。分析了不同肋片导流角度 α 对肋间壁面的换热效 果和流动损失的影响,并对导流角度进行全局寻优。结果表 明,带肋片直冷却通道的整体换热效果和综合冷却效率分别 与肋片导流角 α 呈函数关系,肋片导流角 α 为 47.25°的通 道整体换热效果最好 α 为 31.57°时的通道综合冷却效率最 佳 α 为 30°时通道内流动损失最小。

关键词:燃气轮机;内冷却通道;V型肋片;整体寻优
 中图分类号:TK472⁺.5
 文献标识码:A
 DOI:10.16146/j.cnki.rndlgc.2015.02.008

引 言

内部扰流肋冷却是一种常用的燃气透平叶片内 部冷却方式,冷却通道中布置的扰流肋,可以增大换 热面积以及对冷却气流的扰动,增强换热效果。因 此研究 V 型肋片扰流冷却通道的换热特性对燃气 轮机动叶冷却机构的设计有重要意义。

国外的 G. Rau 等人研究带肋直通道的换热特 性和气动性^[1] 发现斜置肋片会产生二次流,引起 带肋壁面和不带肋壁面的换热系数比正交肋片的 大 冷却气体冲击带肋壁 加强换热但也产生了压力 损失。Han 等人通过大量的实验对静止状态下带肋 直通道的冷却效果的影响因素进行研究[2-6],研究 发现方形通道中斜置肋肋片导流角度 α 为 30°-45°时的换热效果比横肋的换热效果提高了约 30%, *α*为 60°时换热和压损最大; 通道宽高比小于 1 的换热效果比大于1 的好; 60°的 V 型肋比 60°的 直肋和 60°、45°的交叉肋换热效果好,倒 V 型肋片 的压损最大。Rongguang Jia 等人用数值方法对带有 V型肋片的矩形通道内的流动与换热进行了研 究^[7-8]。国内的陶智等人通过实验对带肋变截面回 转通道内的流动与传热情况进行了研究^[9-10]。邓 洪武等人对带交错肋、大小交替肋、顺排与错排肋、 交叉肋和楔形肋等多种形式的肋的冷却通道的换热 效果进行了研究^[11-16]。任静等也对静止情况下内 部通道的流动与换热进行了实验和数值计算,发现 肋片引起的横向二次流是强化传热的主要因素,通 道截面变化对传热分布影响较大^[17-18]。张魏、李广 超等人对肋角度对矩形通道壁面换热影响进行数值 模拟,研究发现扰流肋的存在使各壁面的换热都得 到了增强,肋角度的不同造成各个壁面的换热系数 差别较大^[19-20]。

以上的叶片冷却研究都是选取几个离散的几何 设计变量进行实验或者数值计算,然后进行比较选 出其中的最佳值,不能保证设计值的全局寻优。本 研究利用数值模拟研究 V型肋片的不同导流角度 下直冷却通道换热和考虑压损情况下的综合冷却效 果,然后对不同导流角度下的计算数据用编写的 MATLAB 程序进行寻优,得出通道整体换热效果最 好的肋片导流角度和综合冷却效率最佳的肋片导流 角度。

1 计算模型和计算方法

1.1 计算模型

运用 Ug 参数化建模方法,对动叶通道简化处理,采用文献[7]中的几何模型参数,建立带 V 型扰 流肋片的直通道模型。图1是具有对称性的一半冷 却通道物理模型示意图。



图 1 物理模型示意图 Fig. 1 Schematic diagram of a physical model

收稿日期: 2014-05-05; 修订日期: 2014-07-02

作者简介:张艾萍(1968-),男,内蒙古兴和人,东北电力大学能源与动力学院教授.

计算模型为内置 V 型肋片的方形通道 ,横截面 是正方形 ,冷却通道上下壁面沿流动方向均有 9 个 V 型肋片 ,肋高 e = 1.6 mm ,肋间距为 p = 16 mm ,肋 高 e 当量直径 D_h 之比为 0.078:1 ,肋宽与肋高之比 为 1:1 ,直通道的高 H = 12.7 mm ,宽 W = 50.8 mm。 在此模型的基础上 ,计算的肋片的斜置角度即导流 角 α 为 30° – 75° ,以 5° 为等差 ,共 10 个算例 ,各算 例其它几何及计算参数相同。图 2 为计算模型参数 示意图。



图 2 计算模型参数示意图 Fig. 2 Schematic diagram of the parameters for calculations by using the model

1.2 网格独立性验证和湍流模型的选择

本研究对模型采取不同的网格规模进行计算, 分析通道肋间的平均 Nu 数,分析结果表明:在网格 数达到超过 62 万后的各计算结果相差不大,达到解 的无关,如图 3 所示。因此本研究均采用 78 万网格 进行数值计算。图 4 将 ANSYS 的 $k - \varepsilon$ 湍流模型、k $-\omega$ 湍流模型和 SST 湍流模型在雷诺数 Re 为 20 000的模拟结果与 Han 等人的实验数据进行比 较^[7]。由图 4 可见 $k - \omega$ 和 SST 模型的计算结果与 实验数据偏差较大,而 $k - \varepsilon$ 湍流模型与实验数据吻 合较好,能更准确地模拟带肋通道流动与换热情况, 故数值计算采用 $k - \varepsilon$ 湍流模型。



图 3 网格无关性验证 Fig. 3 Grid independence verification

1.3 数值计算方法和参数 带肋直通道的数值计算采用有限体积法及全隐

式方法用 ANSYS 软件求解三维定常黏性 N - S 方 程,计算采用二阶高精度的差分格式,计算收敛的平 均残差小于 10^{-5} ,保证计算质量。计算网格用 ICEM 结构化六面体网格形式,在肋间的重点求解 部分采用局部加密,主要换热计算壁面的 y + 值小 于 2,满足数值计算要求。带肋直通道的网格示意 图如图 5 所示。



various turbulent flow models



图 5 计算网格 Fig. 5 Computation grid

计算模型边界条件采用 Han 等人的实验报告 中的参数^[6]。进口设置为速度进口,湍流度为5%, 冷却介质为空气,给定 *Re* = 20 000 时相对应的法向 速度,出口设置为压力出口,静压1 atm,计算区域上 下带肋壁面为给定热流密度定值*q*,其中顶面设置 为直通道对称面,左右壁面均为绝热表面。

2 计算结果与分析

度 λ 一冷却介质的导热系数。

2.1 不同 α 下的通道整体换热效果分析

采用无量纲 – 努赛尔数 Nu 来衡量通道换热的 优劣 ,冷却通道的平均对流换热系数为

$$h = q/(T_w - T_f) \tag{1}$$

平均努赛尔数 $Nu = hD_h/\lambda$ (2) 式中: 冷却通道当量直径为 $D_h = 2HW/(H+W)$ h— 按光滑通道计算的平均换热系数 q—冷却通道上下 壁面的热流密度 kg/m^3 ; T_w —冷却通道上下壁面的 平均温度 $C; T_f$ —冷却通道进口冷却空气的平均温

对上述 10 种工况在相同边界条件下进行数值 模拟,对计算所得的带肋壁面平均努赛尔数 \overline{Nu} 和 斜置角度 α 通过 MATLAB 软件输入程序得到函数 图象如图 6 所示,在该参数范围内采用 MATLAB 的 粒子群寻优程序,以导流角度 α 为优化变量,肋间 壁面的平均努赛尔数 \overline{Nu} 最大化为优化目标进行寻 优。其中 \overline{Nu} 可通过 CFX 后处理软件 CFD – Post 中 的面积加权均值法求得。



Fig. 6 Curve of Nu fitted

程序运算结果表明: 当 α = 47. 25°时, Nu = 176.085, 带肋壁面的 \overline{Nu} 最大,整体换热效果最好。 通过 MATLAB 寻优程序得出的结果须用 ANSYS 软 件进行相同条件下的数值计算,来验证结果的准确 性。故通过 ANSYS 模拟计算 α = 47. 25°时得 \overline{Nu} = 176.089 这样带肋壁面的 *Nu* 与寻优结果的差值小于 0.005,可知寻优结果的准确度可靠。

文中引用实际通道中的 Nu 与具有相同当量直径的光滑圆管通道的平均努赛尔数比

 $Nu/Nu_0 = (hD_h/\lambda)/(0.023Re^{0.8}Pr^{0.4})$ (3) 式中: Nu —实际通道的平均努赛尔数, Nu_0 —与直 冷却通道具有相同当量直径的光滑圆管通道的平均 努赛尔数,Pr—冷却介质的普朗特数。

图 7 展示了不同 α 下带肋壁面的 Nu 云图,由 图 7 中可看出肋片导流角度为 47.25°时的努赛尔 数是最大的 45°和 60°时 Nu 与 47.25°时的 Nu 较为 接近 30°时的 Nu 最小。图中显示冷却通道进口前 端的换热效果相差不大,当经过第一个肋片后换热 效果已经出现差别 α 为 30°时通道的 Nu 也增大了 但是同比其它几组的增幅较小。



图 7 不同 α 下带肋壁面的 Nu 云图 Fig. 7 Atls showing the Nu of wall surfaces with ribs at various α values

图 8 为不同 α 的通道整个肋间壁面的平均努赛 尔数之比。结合图 8 可以明显看出。 α 为 75°时的 换热影响区域较大,但高换热区域只是发生在 V 型 肋片的顶部后侧小片区域,这是由于冷却气流在遇 到肋片后对其顶部形成了强烈的冲击,而通道后几 个肋间区域换热效果基本变化不大。 α 为 60°时的 高换热区域较大,但是影响区域较 α 为 45°和 47.25°较小,从图7 可明显看出 α 为 60°的冷却通道 左右两侧的低换热区域较大些,这就造成了其肋间 壁面的平均 Nu 比明显小于 α 为 45°和 47.25° 。图 8 中 α 为 47.25°时的 Nu 略大于 α 为 45°时的 Nu 图 7 中两者的整体换热影响区域基本一致,但是 α 为 47.25°时的高换热区域较后者的大一些,因此 α 为 47.25°时的通道整体换热效果最好。



图 8 不同导流角 α 时 ,冷却通道的 Nu/Nu_0

Fig. 8 Nu/Nu_0 of the channel at various α values



图 9 第 6 肋与第 7 肋间某一位置处 的截面示意图 Fig. 9 Schematic drawing of the cross section between ribs

冷却通道内置肋片可以增强壁面湍流脉动 远 导致边界层破坏而变薄 从而提高换热效果 因此引 入肋间湍动能云图来更好地分析通道的流动与传热 特性。图9为第6肋与第7肋间某一位置处的截面 示意图 图 10 为不同导流角度下在此截面的湍动能 云图 图 11 为不同 α 的肋间截面及肋间壁面的平均 湍动能。图 12 为在冷却通道的宽度的一半处选取 的截面在第6肋与第7肋间的流线图。其中,结合 图 10 和图 11 可看出随着肋片导流角度的增大,肋 片的整体湍流动能增大 α 为 75°时所选取截面的较 高湍动能区域面积大 即整体湍动能最大 而其肋片 顶端附近的高湍动能区域小于 α 为 45°、47.25°和 60°时,其中 α 为 47.25°的高湍动能区域相对最大, 故其高性能换热区域也较大。由图 11 也可看出第 6、7 肋之间的肋间壁面的湍动能随 α 先增后减 ,在 45°到60°之间取得较大值。



图 10 相同位置不同 α 时的湍动能

Fig. 10 Kinetic energy of the turbulent flow at various α values at a same location



Fig. 11 Average kinetic energy of the turbulent flow in the cross section between ribs at various α values and on the wall surface between ribs





 $(c) \alpha = 75^{\circ}$

图 12 W = 1/2 时截面的流线图 Fig. 12 Charty showing the streamlines in the cross section when W = 1/2

图 12 可看出冷却气流经过肋片进入肋间横向 区域产生顺时针方向的二次流,由传热学可知,二次 流与主流混合,增强流动的脉动性,进而加强换热。 依据边界层理论,随α增大,肋片对流体的阻碍增 大,流道中的速度被迫增大,同时整体湍流度增大, 对壁面边界层的破坏增强,从而提高了换热效果,图 10 和图 12 很好地反映了这一点。

2.2 不同 α 下的综合换热性能分析

带扰流肋直通道的流动阻力远大于光滑通道的 流动阻力,流动阻力的增大会带来压损,降低冷却空 气流速,影响换热效果。通道平均阻力系数f = 2 $(P_{in} - P_{out}) D_h / L \rho U^2$,其中, L—冷却通道长度; ρ —冷 却介质密度; P_{in} —周期性计算区域的入口压力; P_{out}一周期性计算区域的出口压力; D_h一冷却通道 当量直径; U一冷却介质入口平均速度。将f 与相同 Re 数下具有相同当量直径的的光滑圆管通道的平 均阻力系数之比。

$$f/f_0 = f/0.079 R e^{-0.25}$$
(4)

式中: *f*一带肋直冷却通道的平均压力损失系数; *f*₀一 带肋直冷却通道具有相同当量直径的光滑圆管通道 的平均压力损失系数。



图 13 肋导流角与相对阻力系数的关系

Fig. 13 Relationship between the relative resistance coefficient and the flow guide angle of ribs α

图 13 为肋导流角与相对阻力系数的关系图。 图 13 显示 α 为 30°时的相对阻力系数即流动损失 最小,由图 12 可看出 30°时的湍动能也相对较小, 即流动时的耗散损失小。随着 α 的增大,气流产生 的冲击增强,流动损失变大,在 α 为 60° – 70°的范 围内达到最大,然后随着 α 的增大,流动损失开始 下降。

引入综合冷却效率 η 来综合考虑带肋冷却通 道的流动损失和换热效果。综合冷却效率

$$\eta = (Nu/Nu_0) / (f/f_0)^{1/3}$$
(5)

图 14 为肋导流角与通道冷却效率的关系图。 将综合冷却效率 η 与斜置角度 α 代入 MATLAB 程 序进行拟合 ,如图 14 所示。由图可见 ,在相同的边 界条件下 ,在优化参数取值范围内 , η 随着肋片导流 角的增大而减小。并用 MATLAB 的粒子群寻优程 序 ,以导流角度 α 为优化变量 ,取综合冷却效率 η 最大化为优化目标得出 α = 31.57°时的通道冷却效 率最高 $\eta = 0.803$ 。当 $\alpha = 30^{\circ}$ 时 $\eta = 0.801$,基本上 差别不大 ,当 α 大于 60°后 η 变化平缓。



图 14 肋导流角与综合冷却效率的关系

Fig. 14 Relationship between the comprehensive cooling efficiency and the flow guide angle of ribs α

3 结 论

采用数值模拟方法来研究内置不同导流角的 V 型肋片的直冷却通道的流动与换热情况,然后进行 参数寻优。主要结论如下:

(1)当雷诺数为20000时,通道的整体换热能 力随肋片导流角的增大而先增大后减小,通道的综 合冷却效率随导流角的增大逐渐减小,两者都与导 流角度呈现近似的函数关系。

(2) 以肋片导流角为优化目标,取值范围为
 30°≤α≤75°,计算发现当导流角α为47.25°时具
 有最好的整体传热性能 α为31.57°时的综合冷却
 效率最大。

(3) 肋片导流角 α 的不同引起肋片间流动区域 的湍动能的大小,即影响肋间壁面的流动与换热。 α 为 30°时的湍动能最小,其流动损失最小,随肋间 湍动能的增大,造成的流动损失也随之增大。

参考文献:

- G Rau ,M Cakan ,D MoellerT Arts ,The Effect of Periodic Ribs on the Local Aerodynamic and Heat Transfer Performance of a Straight Cooling Channe. ASME Journal of Turbomachinery ,1998 ,Vol. 120 ,pp. 368 - 375.
- Han J C Park J S Jbrahim Y M. Measurement of heat transfer and pressure drop in rectangular channels with turbulence promoters
 [R] NASA Report 4015 ,1986:0 – 198.
- [3] Park J S ,Han J C ,Huang Y ,et al. Heat transfer performance com-

parisons of five different rectangular channels with parallel angled Ribs[J]. International Journal of Heat and Mass Transfer ,1992 35 (11):2891 – 2903.

- [4] Han J C Zhang Y M ,Lee C P. Augmented heat transfer in square channels with parallel ,crossed , and V-Shaped angled Rib [J]. ASME Journal of Heat Transfer ,1991 ,113: 590 – 596.
- [5] J C Han. Y M Zhang ,C P Lee. Influence of Surface Heat Flux Ratio on Heat Transfer Augmentation in Square Channels With Parallel ,Crossed and V-Shaped AngledRib [J]. ASME J Turbomachinery ,1992 ,114: 872 – 880.
- [6] Lesley M. Wright ,Wen-Lung Je-ChinHan. Thermal Performance of Angled ,V-Shaped , and W-Shaped Rib Turbulators in Rotating Rectangular Cooling Channels(AR = 4: 1) [J]. ASME Journal of Turbomachinery 2004 ,126:604 - 614.
- [7] Rongguang Jia ,Arash Saidi ,Bengt Sunden. Heat Transfer Enhancement in Square DuctsWithV-Shaped Ribs [J]. ASME J Turbomachinery 2003 ,125:788 - 791.
- [8] Michael Maurer ,Jens von Wolfersdorf ,Michael Gritsch. AnExperimental and Numerical Study of Heat Transfer and PressureLoss in a Rectangular Channel With V-Shaped Ribs [J]. ASME J Turbomachinery 2007 ,129: 800 – 808.
- [9] 刘 浪,丁水汀 陶 智,等.带肋变截面回转通道内沿程有效 压力分布特性的实验研究[J].航空动力学报,2003,18(3): 353-357.

LIU Lang ,DING Shui-ting ,TAO Zhi ,et al. An experimental study of the effective pressure distribution characteristics of a rotary channel with variable cross sections and ribs along the flow path [J]. Journal of Aerospace Power 2003 ,18(3): 353 – 357.

[10] 刘湘云,丁水汀,陶 智,等.不同肋间距变截面回转通道内的流阻和换热特性[J].航空动力学学报,2004,19(5):640 -644.

> LIU Xiang-yun ,DING Shui-ting ,TAO Zhi ,et al. Flow resistance and heat exchange characteristics of a variable cross-section rotary channel with various rib intervals [J]. Journal of Aerospace Power 2004 ,19(5):640 – 644.

- [11] 邓洪武 .谭 艳,王佳仁,孙纪宁.带交错肋结构涡轮叶片复 合通道的实验[J].航空动力报 2010 25(9):1931-1937. DENG Hong-wu,TAN Yan,WANG Jia-ren et al. Experiment of a passage between blades of a turbine with ribs in a stagered arrangement [J]. Journal of Aerospace Power 2010 25(9):1931-1937.
- [12] 苏 生.复杂内冷透平动叶中流动与换热研究[D].北京:中国科学院工程热物理研究所 2008.

SU Sheng. Research of the flow and heat exchange inside rotating blades in a complex internal cooling turbine [D]. Beijing: Institute of Engineering Thermophsics Chinese Academy of Sciences 2008. [13] 蒋春龙.带扰流片的矩形通道的实验研究[J].能源技术, 2003 24(5):189-190.

第2期

JIANG Chun-long. Experimental study of a rectangular duct with flow disturbance baffles[J]. Eenergy Technology ,2003 ,24(5): 189 – 190.

- [14] 沈胜强,翼海俊,等. 有扰流片的矩形通道内空气流动和传热 过程的数值模拟[J]. 热科学与技术 2002, l(1): 20-23. SHEN Sheng-qiang, JI Hai-jun et al. Numerical simulation of the air flow and heat transfer process inside a rectangular channel with flow disturbance baffles [J]. Journal of Thermal Science and Technology 2002, l(1): 20-23.
- [15] 王洋洲. 交叉肋结构气冷涡轮叶片的数值研究[D]. 哈尔滨: 哈尔滨工程大学 2012.

WANG Yang-zhou "Numerical study of an air cooled turbine blade with cross ribs in structure [D]. Harbin: Harbin Engineering University 2012.

[16] 邱庆刚,王海鹏,赵 亮,沈胜强.楔形肋片内冷通道传热与 流动阻力特性[J].航空动力学报,2011,26(9),2648 -2654.

QIU Qing-gang ,WANG Hai-peng ZHAO Liang ρ t al. Heat transfer and flow resistance characteristics of an internally-cooled channel with wedge-shaped ribs[J]. Journal of Aerospace Power , 2011 26(9): 2648 – 2654.

[17] 阚 瑞 陈 伟 任 静,蒋洪德. 梯形带肋内部冷却通道的 流动及传热特性[J]. 工程热物理学报,2010,31(5):753 -756. KAN Rui ,CHEN Wei ,REN Jing ,et al. Flow and heat transfer characteristics of an internally cooled channel with trapezoidal ribs[J]. Journal of Engineering Thermophysics ,2010 ,31(5): 753 – 756.

[18] 陈 伟 阚 瑞,等. 涡轮叶片内部冷却通道传热和压力分布
 特性的实验[J]. 航空动力学学报,2010,25(12):2780
 -2786.

CHEN Wei ,KAN Rui ,et al. Experiment of the heat transfet and pressure distribution characteristics of the internally-cooled channels inside turbine blades [J]. Journal of Aerospace Power 2010 , 25(12):2780 – 2786.

- [19] 张 魏,李广超,金 文.带45°肋矩形通道换热数值模拟
 [J].燃气涡轮试验与研究 2006,19(3):37-39.
 ZHANG Wei,LI Guang-chao,JIN Wen. Numerical simulation of the heat exchange inside a rectangular channel with ribs at 45 degrees [J]. Gas Turbine Experiment and Research 2006,19(3): 37-39.
- [20] 李广超 涨 魏,朱惠人,郭涛. 肋角度对矩形通道壁面换热影响的研究[J]. 汽轮机技术 2007(6) 49(3):203-205.
 LI Guang-chao ZHANG Wei ZHU Hui-ren et al. Study of the influence of the angle of ribs on the heat exchange on the wall surface of a rectangular channel [J]. Steam Turbine Technology, 2007(6) 49(3):203-205.

(姜雪梅 编辑)

☆ 新技术、新产品 ♀ ♀♀♀♀♀♀

Ivanaph 光热电站发电量不及预期引质疑

DOI:10.16146/j.cnki.rndlgc.2015.02.009

在 Ivanpah 电站投运几个月后,其实际运行表现成为了行业关注的焦点,多家媒体报道称该项目的实际 发电量远低于设计值。美国能源信息署 EIA 的数据显示该电站在投运八个月的时间内总计发电量为 254 263 MWh,这与美国能源部期待的年发电量1 065 000 MWh 的目标相差甚远。项目方对此解释称,基于 Ivanpah 这种体量的大型塔式光热电站的首次开创性开发,需要较长一段时间的学习过渡期,以及今年太阳辐照 低于常年均值的实际情况,其发电表现一般。预计在四年的学习期后可达到设计发电目标。

(吉桂明 摘译)

cing the heat exchange of the nano-fluid. With the enhancement of Brownian movement ,the energy transfer inside the nano-fluid will also enhance ,thus intensifying the heat exchange. **Key Words**: nanofluid ,intensified heat exchange ,numerical simulation ,Brownian movement

基于內置 V 型肋片的直通道内流动与传热的数值研究 = Numerical Simulation of the Flow and Heat Transfer in a Straight Channel Installed Inside With V-shaped Ribs [刊,汉]ZHANG Ai-ping ,BI Shuai ,FU Lei (College of Energy Source and Power ,Northeast University of Electric Power ,Jilin ,China ,Post Code: 132012) // Journal of Engineering for Thermal Energy & Power. - 2015 ,30(2). - 205 - 211

By using the structuralized hexahedral meshes and the K- ϵ turbulent flow model the authors sought the solutions to the 3-D N-S equation the authors sought the solutions to the N-S equation and conducted a numerical simulation of the flow and heat exchange characteristics in a direct cooling channel installed inside with V-shaped flow disturbance ribs at various flow guide angles α when the Reynolds number at the inlet is 20000. On this basis the influence of the flow guide angle of ribs α on the heat exchange efficiency and flow losses on the wall surfaces between ribs was analyzed and a comprehensive optimization search was conducted. It has been found that the overall heat exchange efficiency and comprehensive cooling efficiency of the direct cooling channel with ribs assume a similar function relationship with the flow guide angle α . When α is 47.25 degrees the overall heat exchange efficiency of the channel is highest and when α is 31.57 degrees the comprehensive cooling efficiency of the channel is optimal and when α is 30 degrees the flow losses in the channel are largest. **Key Words**: gas turbine inner cooling channel Nshaped rib whole-body optimization search

多管式气泡泵设计 = Design of a Multiple Tube Bubble Pump [刊,汉]LU Yin-zhe ,LIU Dao-ping ,XU Huangdong (Refrigeration Research Institute ,Shanghai University of Science and Technology ,Shanghai ,China ,Post Code: 200093) //Journal of Engineering for Thermal Energy & Power. -2015 30(2). -212 -217

Based on the currently-available experimental and theoretical study of bubble pumps the authors conducted a thermodynamic calculation. When the tube of a single tube bubble pump is chosen with its maximal diameter being 31 mm its lifting flow rate is 39.23 g/s. When the amount of the cooling energy consumed by a whole single pressure absorption type refrigeration system is chosen as 3 kW to obtain an even larger lifting flow rate inside the tube of the bubble pump the corresponding total flow rate inside the bubble pump will be 42.3 g/s. By using a multiple tube