物理学报 Acta Physica Sinica



离散发热器件基于规耗散率最小和最高温度最小的构形优化比较

王刚 谢志辉 范旭东 陈林根 孙丰瑞

Comparative studies on constructal optimizations of discrete heat generation components based on entransy dissipation minimization and maximum temperature minimization Wang Gang Xie Zhi-Hui Fan Xu-Dong Chen Lin-Gen Sun Feng-Rui

引用信息 Citation: Acta Physica Sinica, 66, 204401 (2017) DOI: 10.7498/aps.66.204401 在线阅读 View online: http://dx.doi.org/10.7498/aps.66.204401 当期内容 View table of contents: http://wulixb.iphy.ac.cn/CN/Y2017/V66/I20

您可能感兴趣的其他文章 Articles you may be interested in

基于变换热力学的三维任意形状热斗篷设计

Design and research of three-dimensional thermal cloak with arbitrary shape based on the transformation thermodynamics

物理学报.2017, 66(10): 104401 http://dx.doi.org/10.7498/aps.66.104401

基于 (火积) 理论的"+" 形高导热构形通道实验研究

Experimental study on "+"shaped high conductivity constructal channels based on entransy theory 物理学报.2016, 65(2): 024401 http://dx.doi.org/10.7498/aps.65.024401

矩形肋片热沉(火积)耗散率最小与最大热阻最小构形优化的比较研究

Comparative study on constructal optimizations of rectangular fins heat sink based on entransy dissipation rate minimization and maximum thermal resistance minimization 物理学报.2015, 64(20): 204401 http://dx.doi.org/10.7498/aps.64.204401

亚表面异质缺陷对功能梯度材料表面温度场的影响

Influence of inclusion in functionally graded materials on the surface temperature distributions 物理学报.2014, 63(19): 194401 http://dx.doi.org/10.7498/aps.63.194401

基于拉普拉斯方程的任意形状热斗篷研究与设计

Research and design of thermal cloak with arbitrary shape based on Laplace's equation 物理学报.2014, 63(19): 194402 http://dx.doi.org/10.7498/aps.63.194402

离散发热器件基于烟耗散率最小和最高温度 最小的构形优化比较^{*}

王刚¹⁾²⁾³⁾ 谢志辉¹⁾²⁾³⁾ 范旭东¹⁾²⁾³⁾ 陈林根^{1)2)3)†} 孙丰瑞¹⁾²⁾³⁾

(海军工程大学热科学与动力工程研究室,武汉 430033)
 (海军工程大学舰船动力工程军队重点实验室,武汉 430033)
 (海军工程大学动力工程学院,武汉 430033)
 (2017年4月4日收到;2017年5月22日收到修改稿)

建立了导热基座上圆柱体离散发热器件的三维湍流散热模型,基于构形理论,考虑空气变物性及可压缩 性和黏性耗散,研究了器件材料的热导率、热源强度和流体流速对器件最高温度、基于规耗散定义的当量热阻 和平均 Nu 数的影响.结果表明:在总发热功率一定的条件下,以器件最高温度和当量热阻为性能指标进行 热设计,均存在最优热源强度分布使得散热性能最优.当各热源强度相同且热源热导率小于基座热导率时, 提高热源热导率可明显改善散热性能;将热源热导率沿流动方向从低到高布置可降低器件最高温度,而将热 源热导率均匀布置可使当量热阻最小.所得结果可为实际热设计中不同材质和不同发热率的电子器件最优布 置提供理论支撑.

关键词:构形理论, 燃耗散极值原理, 电子器件冷却, 广义热力学优化 PACS: 44.27.+g, 44.10.+i, 05.70.Ce DOI: 10.7498/aps.66.204401

1引言

随着电子器件功率和集成度的提高,电子器件 冷却成为强化传热领域的研究热点.许多学者从强 化传热手段、强化传热机理、强化传热原理和热优 化设计等各个方面开展了广泛深入的研究^[1-12].

构形理论为统一解释自然界各种流动系统结构形成的根本原因提供了理论基础^[13-19],同时也为工程界各种流动系统的结构优化设计提供了统一的物理准则,被广泛应用于存在电子器件散热问题的热沉和热源(发热器件)的优化设计研究.热沉优化研究涉及空腔热沉、肋片热沉、通道热沉等,热源优化研究则主要分为热源分布优化和热源体优化.在热源分布优化方面,Bejan等^[20]和Stanescu等^[21]在强迫对流和自然对流条件下,给定热源总

体积,分别以热流密度和换热系数最大化为目标获 得了圆柱热源的最优间距. Jassim 和 Muzvchka^[22] 建立了内置离散热源的变截面通道强迫对流换热 模型,研究发现热源非均匀分布时冷却效果更佳, Hajmohammadi等^[23,24]对外部包裹有肋片的热源 进行了分布优化,发现一些新的分布方式比传统 方式更有利于热源散热. Pedrotti等^[25]在给定热 源分布最大范围的约束下,以传热率最大化为目 标,得出了优于热源顺排和叉排布置的离散热源分 布方式. Shi和Dong^[26]以峰值温度最低和流动阻 力耗散最小化为目标,给定总散热率和长度约束, 得出了热源在平板上的最优分布方式. Singh和 Singh^[27]则在开口空腔的左侧壁面布置一个热源, 给定热源强度和空腔深度,在考虑热辐射的条件 下,研究发现将热源布置在空腔壁上方可强化系统 散热. 范旭东等 [28,29] 建立了导热基座上圆柱体单

* 国家自然科学基金(批准号: 51579244, 51206184)和海军工程大学自主立项课题(批准号: 20160134)资助的课题.

© 2017 中国物理学会 Chinese Physical Society

[†]通信作者. E-mail: lingenchen@hotmail.com

热源和多热源散热的三维模型,以最高温度最小化 和熵产率最小化为目标进行了构形优化,发现多尺 度分布以及变热源强度比单尺度等热源强度分布 更优.在热源体构形优化方面,龚舒文等^[30-33]以 无量纲最大热阻最小化为目标,在换热系数均匀、 自然对流和强迫对流3种传热条件下对包裹着圆 柱肋片的恒截面和变截面圆柱体热源三维模型进 行了优化设计,发现热源高度对热源散热有重要影 响,且变截面热源比恒截面热源的散热性能更优.

过增元^[34]提出的规理论奠定了传热学新的理 论基础,形成了传热优化的新视角、新准则和新方 法^[35-39]. Cheng等^[40]用 烟 描述 孤 立 系 统 的 热 平 衡状态. Hu等^[41]提出了可用规流和可用系统规 两个新概念, 通过对比分析传热过程中熵与规的有 关概念,指出传热过程可以不必区分状态参数和 过程参数. Cheng等^[42]分别运用烟耗散极值原理 和熵产生最小化原理优化矩形直肋,发现以熵产 生最小化为目标在某些工况中并不能使其传热性 能达到最优. 赵甜和陈群^[43] 通过与力学概念的对 比. 指出规的宏观物理意义是物体的热量在温度场 中的势能. 程雪涛和梁新刚^[44]讨论了烟理论在热 功转化过程中的应用. Liu 等^[45] 推导了基于烟概 念的能量平衡方程,研究发现规耗散极值原理比 熵产生最小化原理更适用于封闭腔内的对流传热 优化.还有一大批学者在导热问题^[46]、对流换热 问题^[47,48]、热辐射问题^[49]、传质问题^[50,51]、换热 器设计等[52,53]方面开展了广泛深入的研究,显示 了烟理论的科学性和优势.

将构形理论与规理论相结合,是传热优化的新 方向^[18,36,39].Wei等^[54]最早将规耗散极值原理与 构形理论相结合应用于体点导热问题研究.Chen 等^[18,36,39,55,56]针对各种传热传质过程与部件开展 了构形优化并拓展应用于钢铁生产流程优化.Xie 等^[57,58]基于有限元法对空腔和肋片开展了规耗散 率最小构形优化.Feng等^[59]研究了微纳米尺度下 的导热构形优化.龚舒文等^[29–31]、范旭东等^[32,33] 针对热源体及其分布的优化问题,以当量热阻最小 化为目标,开展了构形优化研究,结果表明,当量热 阻最小的热源最优构形具有更好的整体传热性能.

综上所述,热源体的构形优化研究尚不多见, 且一般是从几何结构角度进行优化并分析热导率、 流体流速等物理条件的影响,鲜有考虑常见的电子 器件热源热导率和发热功率不同时的最佳配置问 题.在文献 [29—33] 的基础上,本文考虑实际电子 器件的热导率和发热功率不同,建立导热基座上等 尺寸的圆柱体离散发热器件三维湍流散热模型,基 于构形理论和煅耗散极值原理,研究不同流速下热 源热导率和热源强度分布的最优构形设计,并与最 高温度最小化的优化结果进行比较分析,所得结果 可为实际电子器件热设计提供理论支撑.

2 热源模型及数值方法

2.1 几何模型

热源散热的几何模型如图1所示,整个计算域 为一长方体区域,其长、宽、高分别为L, W和H(数 值分别为400, 100, 103 mm),矩形平板基座厚度 $H_{\rm b} = 3$ mm,基座上布置有4个尺寸相等的离散 热源(沿流体流动方向依次编号),其中热源直径 d = 30.9 mm,热源高度 $H_{\rm s} = 20$ mm,前后端的热 源与前后边缘的距离均为 $L_0 = 40$ mm,相邻热源 中心轴的距离均为 $L_{\rm s} = 96.37$ mm.



图 1 热源几何模型 Fig. 1. Geometric model of heat source.

2.2 传热模型

模型基座材料为硅(定压比热容 $c_{p,b}$ 为700 J·kg⁻¹·K⁻¹,密度 ρ_b 为2329 kg·m⁻³,热导率 λ_b 为130 W·m⁻¹·K⁻¹).冷却介质为洁净空气,假设空气流动为可压缩稳态湍流流动,考虑空气的变物性和黏性耗散,通道壁面采用无滑移边界条件,通道边界及基座底面为绝热面.气流入口速度垂直于入口端面,温度为293.15 K.

空气流动的连续性方程、动量方程、能量方程、 湍动能方程、湍流耗散率方程和湍流黏度方程所组 成的时均方程组为^[60] (4)

$$\nabla \cdot (\rho \boldsymbol{U}) = 0, \qquad (1)$$
$$\rho \left(\boldsymbol{U} \cdot \nabla \right) \boldsymbol{U}$$
$$= \nabla \cdot \left\{ -p \boldsymbol{I} + (\mu + \mu_{\mathrm{T}}) \left[\nabla \boldsymbol{U} + (\nabla \boldsymbol{U})^{\mathrm{T}} \right] \right\}$$

$$-\frac{2}{3}(\mu + \mu_{\rm T})(\nabla \cdot \boldsymbol{U})\boldsymbol{I} - \frac{2}{3}\rho k\boldsymbol{I} \Big\} + \boldsymbol{F}, \qquad (2)$$
$$\rho c_{\rm p}\boldsymbol{U} \cdot \nabla T + \nabla \cdot \boldsymbol{q} = Q, \qquad (3)$$

$$\rho(\boldsymbol{U}\cdot\nabla)\boldsymbol{k} = \nabla\cdot\left[\left(\boldsymbol{\mu} + \frac{\mu_{\mathrm{T}}}{\sigma_{k}}\right)\nabla\boldsymbol{k}\right] + P_{k} - \rho\varepsilon,$$

$$\rho(\boldsymbol{U}\cdot\nabla)\boldsymbol{\varepsilon} = \nabla\cdot\left[\left(\boldsymbol{\mu} + \frac{\boldsymbol{\mu}_{\mathrm{T}}}{\sigma_{\varepsilon}}\right)\nabla\boldsymbol{\varepsilon}\right] + C_{\varepsilon 1}\frac{\varepsilon}{k}P_{k} - C_{\varepsilon 2}\rho\frac{\varepsilon^{2}}{k},$$
(5)

$$\mu_{\rm T} = \rho C_{\mu} \frac{k^2}{\varepsilon},\tag{6}$$

$$P_{k} = \mu_{\mathrm{T}} \left\{ \nabla \boldsymbol{U} : \left[\nabla \boldsymbol{U} + (\nabla \boldsymbol{U})^{\mathrm{T}} \right] - \frac{2}{3} (\nabla \cdot \boldsymbol{U})^{2} \right\} - \frac{2}{3} \rho k \nabla \cdot \boldsymbol{U}, \qquad (7)$$

式 中 ρ 为流体密度(kg·m⁻³), **U**为速度矢量 (m·s⁻¹), p为压力(Pa), **I**为单位矩阵, **F**为体积 力(N·m⁻³), **T**为温度(K), **q**为热流矢量(W·m⁻²), μ 为分子黏性系数(Pa·s), $\mu_{\rm T}$ 为湍流黏性系数 (Pa·s), $k \pi \varepsilon \beta$ 别为湍动能(m²·s⁻²)和湍流耗散率 (m·s⁻³), $c_{\rm p}$ 为流体的定压比热容(J·kg⁻¹·K⁻¹), **Q** 为包含黏性耗散和压力功在内的热源项(W·m⁻³), P_k 为湍动能的生成项(kg·m⁻²·s⁻³); $C_{\varepsilon 1}$, $C_{\varepsilon 2}$, C_{μ} , σ_k , σ_{ε} 均为经验常数, 取值分别为: $C_{\varepsilon 1} = 1.44$, $C_{\varepsilon 2} = 1.92$, $C_{\mu} = 0.09$, $\sigma_k = 1$, $\sigma_{\varepsilon} = 1.3$.

常物性固体基座稳态导热的能量方程为

$$\nabla^2 T = 0. \tag{8}$$

常物性热源稳态导热的能量方程为

$$\nabla^2 T + q^{\prime\prime\prime} / \lambda_{\rm s} = 0, \qquad (9)$$

式中 $q^{\prime\prime\prime}$ 为热源强度(W·m⁻³), λ_s 为热源热导率(W·m⁻¹·K⁻¹).

热源总发热率和热源总热导率作为约束条件 给定.

2.3 性能指标

分别以器件当量热阻 *R*_h和最高温度 *T*_{max}为性能指标开展优化研究.最高温度越低,系统越不

容易被烧蚀; 当量热阻越小, 系统的整体传热性能 越优.

传热过程的烟耗散率为[34,35]

$$\dot{E}_{Vh\phi} = \int \lambda |\Delta T|^2 \,\mathrm{d}V,\tag{10}$$

式中λ为物质的热导率(W·m⁻¹·K⁻¹). 当量热阻定义为^[34,35]

$$R_{\rm h} = \dot{E}_{Vh\phi} / \dot{Q}_h^2, \tag{11}$$

式中 $\dot{Q}_{\rm h}$ 为通过控制体边界的热流率(W).

整个散热系统(基座、热源和气流)的燃耗 散率为

$$\dot{E}_{Vh\phi} = \dot{E}_{Vh\phi,b} + \dot{E}_{Vh\phi,s} + \dot{E}_{Vh\phi,f}$$

$$= \int_{V_{b}} \lambda_{b} (\nabla T)^{2} dV + \int_{V_{s}} \lambda_{s} (\nabla T)^{2} dV$$

$$+ \int_{V_{f}} \lambda_{eff} (\nabla T)^{2} dV, \qquad (12)$$

式中 $\dot{E}_{Vh\phi,b}$ 、 $\dot{E}_{Vh\phi,s}$ 和 $\dot{E}_{Vh\phi,f}$ 分别为基座、圆柱体 热源和空气的规耗散率(W·K), V_b , V_s 和 V_f 分别为 基座、圆柱体热源和通道中空气的体积(m³), λ_b 和 λ_s 分别为基座和圆柱体热源的热导率, λ_{eff} 为空气 湍流流动时的有效热导率(W·m⁻¹·K⁻¹).

故散热系统的当量热阻为

$$R_{\rm h} = \frac{E_{Vh\phi}}{\dot{Q}_{h}^{2}}$$
$$= \frac{1}{\dot{Q}_{h}^{2}} \bigg[\int_{V_{\rm b}} \lambda_{\rm b} \left(\nabla T \right)^{2} \mathrm{d}V + \int_{V_{\rm s}} \lambda_{\rm s} \left(\nabla T \right)^{2} \mathrm{d}V + \int_{V_{\rm f}} \lambda_{\rm eff} \left(\nabla T \right)^{2} \mathrm{d}V \bigg].$$
(13)

2.4 数值方法

控制方程和边界条件采用有限元计算软件 COMSOL Multiphysics 求解,选用标准k- ε 湍流模 型.对流体和固体区域均进行四面体剖分,为保 证计算精度,对网格独立性进行了检验.采用数 量分别为264761,513869和1382375的3套网格试 算,在流体流速 $U = 3 \text{ m}\cdot\text{s}^{-1}$ 、等热源强度且等热 导率的情况下,得出圆柱体热源的最高温度分别为 370.05,372.12,372.20 K,相对误差分别为0.56% 和0.02%.为兼顾计算精度和效率,计算选用第二 套网格的划分策略.方程求解过程的收敛标准统一 为1×10⁻⁶.

3 结果与讨论

3.1 热源强度对散热性能的影响

各热源的热源强度沿气流方向分别为 $q_1'', q_2'', q_3'' \approx q_4'''$ (W·m⁻³),且按等差关系分布,即

$$q_2^{\prime\prime\prime} - q_1^{\prime\prime\prime} = q_3^{\prime\prime\prime} - q_2^{\prime\prime\prime} = q_4^{\prime\prime\prime} - q_3^{\prime\prime\prime} = \Delta q^{\prime\prime\prime}, \quad (14)$$

式中 $\Delta q'''$ 为热源强度差(W·m⁻³).

考虑到热源总发热功率的约束,各热源强度值为(部分热源强度值见表1)

$$q_i^{\prime\prime\prime} = 8 \times 10^5 + (i - 2.5)\Delta q^{\prime\prime\prime}, i = 1, 2, 3, 4.$$
 (15)

表1 各热源的热源强度 (单位: $10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$) Table 1. The intensity of each heat source (in $10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$).

$\Delta q^{\prime\prime\prime}$	$q_1^{\prime\prime\prime}$	$q_2^{\prime\prime\prime}$	$q_3^{\prime\prime\prime}$	$q_4^{\prime\prime\prime}$
0	8	8	8	8
-0.5	8.75	8.25	7.75	7.25
0.5	7.25	7.75	8.25	8.75

图 2 —图 4 所示为热源热导率一定时, 热源强度差 Δq^{'''} 对器件最高温度 T_{max}、当量热阻 R_h 和平均 Nu 数的影响.



Fig. 2. The influence of $\Delta q^{\prime\prime\prime}$ on $T_{\rm max}$.

由图 2 和图 3 可知,随着热源强度差 $\Delta q'''$ 的增 大,器件最高温度 T_{max} 和当量热阻 R_{h} 均先减小后 增大,存在最优热源强度差 $\Delta q''_{\text{opt}}$ 使得 T_{max} 和 R_{h} 最小.计算表明,在不同的流体流速条件下,同一 优化目标下的 $\Delta q''_{\text{opt}}$ 是不同的;同一流速条件下, 对应最高温度最小值和当量热阻最小值的 $\Delta q''_{\text{opt}}$ 也 不完全相同.表2列出了不同流速下的最优热源强 度分布及性能指标值,表中 $\Delta q''_{\text{opt},T_{\text{max}}}$ 和 $\Delta q''_{\text{opt},R_{\text{h}}}$ 分别为以 T_{max} 和 R_{h} 为性能指标时的最优热源强度差.



图 3 $\Delta q^{\prime\prime\prime}$ 对 $R_{\rm h}$ 的影响





由图 4 可知, \overline{Nu} 随着 $\Delta q'''$ 增大而增大, 但增大的幅度随着流体流速的减小而减小. 这说明流体流速越小, 热源强度的分布对系统对流换热强度的影响也越小.

同时,综合图2—图4可知,器件最高温度和 当量热阻均随流体流速的增大而减小, *Nu* 随流体 流速的增大而增大.

表 2 不同流速下的最优热源强度分布及性能指标值 Table 2. The optimal distribution of heat source intensities and the performance values at different fluid flow rates.

$U/{\rm m}{\cdot}{\rm s}^{-1}$	$\begin{array}{l} \Delta q_{\mathrm{opt},T_{\mathrm{max}}}^{\prime\prime\prime} / \\ 10^5 \ \mathrm{W} \cdot \mathrm{m}^{-3} \end{array}$	$T_{\rm max}/{\rm K}$	$\begin{array}{l} \Delta q_{\mathrm{opt},R_{\mathrm{h}}}^{\prime\prime\prime} / \\ 10^5 \ \mathrm{W}{\cdot}\mathrm{m}^{-3} \end{array}$	$R_{\rm h}/{\rm K}{\cdot}{\rm W}^{-1}$
0.7	-0.3	492.40	-0.25	0.41
1.5	-0.4	411.18	-0.45	0.15
3.0	-0.3	370.40	-0.50	0.08

图 5 所示为U = 0.7 m·s⁻¹ 时热源的温度梯度 云图. 由图可知,随着热源强度差的不断增大,热 源强度沿流动方向由从大到小排列向从小到大排 列转变,温度梯度由沿流动方向减小逐渐变为均布 在各热源周围.



图 5 (网刊彩色) 器件的温度梯度云图 ($U = 0.7 \text{ m} \cdot \text{s}^{-1}$) (a) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -2 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$; (b) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -0.3 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$; (c) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = 2 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$

Fig. 5. (color online) Temperature gradient nephograms of the components ($U = 0.7 \text{ m} \cdot \text{s}^{-1}$): (a) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -2 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$; (b) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -0.3 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$; (c) $\Delta q^{\prime\prime\prime} = 2 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$.

由图 5 (a) 可知, 当 $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -2 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$ 时,虽然热源强度和温度梯度均沿流动方向减 小,但入口处热源强度相对过大,使得靠近入口处 的热源冷却欠佳,因此最高温度和当量热阻均较 高. 由图 5 (b) 可知, 当 $\Delta q^{\prime\prime\prime} = -0.3 \times 10^5 \text{ W} \cdot \text{m}^{-3}$ 时,沿着流体流动方向,热源附近的温度梯度逐 渐变小, 热源强度逐渐变小, 最好地兼顾了各个 热源的冷却, 故最高温度和当量热阻均最低; 当 $\Delta q''' = 2 \times 10^5 \text{ W·m}^{-3}$ 时, 4个热源附近的温度梯 度基本相等,但沿着流体流动方向,热源强度逐渐 增大,这导致靠近出口处热源的冷却欠佳.综合 $U = 0.7, 1.5, 3.0 \text{ m·s}^{-1}$ 时的计算结果可知,不同优 化目标下的最优热源强度差对应热源强度分布与 温度梯度分布的最佳匹配,对相应优化目标而言, 此时各热源的冷却均得到最佳兼顾, 散热负荷大的 地方也是对流换热能力强的地方,全场散热最好.

由此可见,在实际热设计中,存在最佳的热源 强度分布使得系统的散热性能最优;热源强度越高 的热源应距通道入口处更近一些,同时流体流速对 热源强度的最优分布有一定影响;热源强度高的热 源更靠近出口可增大平均 Nu 数,即增强对流换热, 但流体流速越小,增强效果越弱.

3.2 热导率对散热性能的影响

图 6 和图 7 分别为各热源的热源强度和热源热 导率均相等时,热源材料的热导率 λ_s 对器件最高 温度 T_{max} 和当量热阻 R_h 的影响.从图中可看出, 对三种流速情况,随着热源热导率 λ_s 的增加,器件 最高温度和当量热阻均逐渐下降,且当热源热导率 小于基座热导率(130 W·m⁻¹·K⁻¹)时,曲线下降较 快,当热源热导率大于基座热导率时,下降变缓,当 热导率 λ_s 达到400 W·m⁻¹·K⁻¹时,曲线已基本趋 于平缓.这是由于当热导率增加到一定程度时,热 源体的温度已接近其表面温度,此时提高热导率 已难以改善系统散热性能.可见,在实际热设计中,



Fig. 7. The influence of $\lambda_{\rm s}$ on $R_{\rm h}$.

适当提高热源材料的热导率可以强化散热,且当热 源热导率比较低时改善效果更加明显.

为了便于研究各热源热导率不等的情况,设 各热源的热导率沿流体流动方向分别为 $\lambda_{s,1}, \lambda_{s,2}, \lambda_{s,3} 和 \lambda_{s,4}, 且按等差分布,即$

$$\lambda_{s,2} - \lambda_{s,1}$$
$$= \lambda_{s,3} - \lambda_{s,2} = \lambda_{s,4} - \lambda_{s,3} = \Delta \lambda_s, \qquad (16)$$

式中 $\Delta\lambda_s$ 为热源热导率差(W·m⁻¹·K⁻¹).

考虑到热源总热导率和实际材料热导率的约 束,假设热源热导率满足(部分热源热导率值见 表3)

$$30 \leqslant \lambda_{\mathrm{s},i} \leqslant 400, \quad i = 1, 2, 3, 4,$$
 (17)

$$\lambda_{\mathrm{s},i} = 215 + (i - 2.5)\Delta\lambda_{\mathrm{s}},$$
$$-123 \leqslant \Delta\lambda_{\mathrm{s}} \leqslant 123. \tag{18}$$

图 8 和图 9 为热源强度一定时, 热源热导率沿 流动方向按等差数列分布对系统散热性能的影响. 由图 8 可知, 器件最高温度 T_{max}随着热源热导率 差 Δλ_s的增大而减小, 且减幅逐渐变小. 可见, 将 热源热导率沿着流体流动方向按照从小到大的规 律进行设置更有利于降低热点温度, 提高系统的安 全性.

表 3 各热源的热导率 (单位: $W \cdot m^{-1} \cdot K^{-1}$) Table 3. The heat conductivities of heat sources (in $W \cdot m^{-1} \cdot K^{-1}$).





Fig. 8. The influence of distribution of λ_s on T_{max} .

由图9可知,当量热阻 R_h 随着热源热导率差 $\Delta\lambda_s$ 的增大先减小后增大,在 $\Delta\lambda_s = 0$ 时达到最小. 即追求当量热阻最小化时,应使各热源热导率均相 等,才能达到最优效果.综合图8和图9可知,器件 最高温度和当量热阻均随流体流速的增加而减小.



Fig. 9. The influence of distribution of λ_s on R_h .

4 结 论

本文建立了导热基座上等尺寸圆柱体离散 热源的三维湍流散热模型,研究了热源材料的热 导率、热源强度和流体流速对器件最高温度、基 于烟耗散定义的当量热阻以及平均Nu数的影响. 结果表明: 分别采用器件最高温度和当量热阻作为 性能指标, 当系统总发热功率一定时, 均存在最优 热源强度分布使得系统散热性能达到最佳. 在不同 的流体流速条件下,同一优化目标下的最优热源强 度分布是不同的;同一流速条件下,对应最高温度 最小值和当量热阻最小值的最优热源强度分布也 不完全相同. 将热源强度沿流动方向按从大到小布 置有利于使系统散热性能达到最优. 当各热源的热 源强度相同时,适当提高热源热导率有利于强化系 统的散热效果. 当热源材质不同时, 应根据优化目 标的不同,选择不同的热导率分布方式以获得相应 的最优散热效果. 本文结果可为电子器件实际热设 计中不同材质和不同发热功率的单列离散热源最 优布置提供理论支撑.不同工况下离散热源热点温 度位置及大小的变化规律,以及全场平均的对流传 热强化与离散热源最佳冷却效果之间的关系值得 进一步深入研究.

参考文献

- Guo Z Y, Li D Y, Wang B X 1998 Int. J. Heat Mass Transfer 41 2221
- [2] Tao W Q, Guo Z Y, Wang B X 2002 Int. J. Heat Mass Transfer 45 3849
- [3] Xuan Y M 2014 Sci. China Tech. Sci. 44 269 (in Chinese) [宣益民 2014 中国科学: 技术科学 44 269]
- [4] Chen L G, Meng F K, Sun F R 2016 Sci. China Tech. Sci. 59 442
- [5] Chen Y P, Yao F, Shi M H 2012 Int. J. Heat Mass Transfer 55 4476
- [6] Xie G N, Liu J, Liu Y Q, Sunden B, Zhang W H 2013 Trans. ASME J. Electron. Packag. 135 021008
- [7] Zhao D L, Tan G 2014 Appl. Thermal Eng. 66 15
- [8] Kang N, Wu H Y, Xu F Y 2015 J. Engng. Thermophys.
 36 1572 (in Chinese) [康宁, 吴慧英, 徐发尧 2015 工程热 物理学报 36 1572]
- [9] Green C, Kottke P, Han X F, Woodrum C, Sarvey T, Asrar P, Zhang X C, Joshi Y, Fedorov A, Sitaraman S, Bakir M 2015 J. Electron. Packag. 137 040802
- [10] Luo X B, Hu R, Liu S, Wang K 2016 Prog. Energ. Combust. Sci. 56 1
- [11] Chen K, Wang S F, Song M X 2016 Int. J. Heat Mass Transfer 93 108
- [12] Zhang X C, Han X F, Sarvey T E, Green C E, Kottke P A, Fedorov A G, Joshi Y, Bakir M S 2016 J. Electron. Packag. 138 010910
- [13] Bejan A 1997 Int. J. Heat Mass Transfer 40 799
- [14] Bejan A 2000 Shape and Structure, from Engineering to Nature (Cambridge: Cambridge University Press) pp1-314
- Bejan A, Lorente S 2008 Design with Constructal Theory (New Jersey: Wiley) pp1–62
- [16] Chen L G, Feng H J 2016 Multi-objective Constructal Optimization for Flow and Heat and Mass Transfer Processes (Beijing: Science Press) pp1-23 (in Chinese) [陈 林根, 冯辉君 2016 流动和传热传质过程的多目标构形优化 (北京:科学出版社) 第1—23页]
- Bejan A 2016 The Physics of Life: The Evolution of Everything (New York: St. Martin's Press) pp1-27
- [18] Chen L G 2012 Sci. China Tech. Sci. 55 802
- [19] Bejan A, Errera M R 2016 J. Appl. Phys. 119 074901
- [20] Bejan A, Fowler A J, Stanescu G 1995 Int. J. Heat Mass Transfer 38 2047
- [21] Stanescu G, Fowler A J, Bejan A 1996 Int. J. Heat Mass Transfer 39 311
- [22] Jassim E, Muzychka Y S 2010 J. Heat Transfer 132 011701
- [23] Hajmohammadi M R, Poozesh S, Nourazar S S 2012 Proc. IMechE Part E J. Process Mech. Eng. 226 324
- [24] Hajmohammadi M R, Poozesh S, Nourazar S S, Manesh A H 2013 Mech. Sci. Tech. 27 1143

- [25] Pedrotti V A, Souza J A, Isoldi J A, dos Santos E D, Isoldi L A 2015 Engenharia Termica (Thermal Engineering) 14 16
- [26] Shi Z Y, Dong T 2015 Energ. Convers. Manage. 106 300
- [27] Singh D K, Singh S N 2015 Int. J. Heat Mass Transfer 89 444
- [28] Fan X D, Xie Z H, Sun F R, Yang A B 2016 J. Eng. Therm. 37 1994 (in Chinese) [范旭东, 谢志辉, 孙丰瑞, 杨 爱波 2016 工程热物理学报 37 1994]
- [29] Fan X D 2015 M. S. Thesis (Wuhan: Naval University of Engineering) (in Chinese) [范旭东 2015 硕士学位论文 (武汉:海军工程大学)]
- [30] Gong S W, Chen L G, Feng H J, Xie Z H, Sun F R 2015 Int. Commun. Heat Mass Transfer 68 1
- [31] Gong S W, Chen L G, Feng H J, Xie Z H, Sun F R 2014 *Chinese Sci. Bull.* **59** 3609 (in Chinese) [龚舒文, 陈林根, 冯辉君, 谢志辉, 孙丰瑞 2014 科学通报 **59** 3609]
- [32] Gong S W, Chen L G, Feng H J, Xie Z H, Sun F R 2016 Sci. China Tech. Sci. 59 631
- [33] Gong S W 2014 M. S. Thesis (Wuhan: Naval University of Engineering) (in Chinese) [龚舒文 2014 硕士学位论文 (武汉:海军工程大学)]
- [34] Guo Z Y, Zhu H Y, Liang X G 2007 Int. J. Heat Mass Transfer 50 2545
- [35] Li Z X, Guo Z Y 2010 Field Synergy Principle of Heat Convection Optimization (Beijing: Science Press) pp78-97 (in Chinese) [李志信, 过增元 2010 对流传热优化 的场协同理论 (北京: 科学出版社) 第78—97页]
- [36] Chen L G 2012 Chinese Sci. Bull. 57 4404
- [37] Chen Q, Liang X G, Guo Z Y 2013 Int. J. Heat Mass Transfer 63 65
- [38] Cheng X T, Liang X G 2014 Chinese Sci. Bull. 59 5309
- $[39]\,$ Chen L G 2014 Sci China Tech. Sci. 57 2305
- [40] Cheng X T, Liang X G, Guo Z Y 2011 Chinese Sci. Bull. 56 847
- [41] Hu G J, Cao B Y, Guo Z Y 2011 Chinese Sci. Bull. 56 2974
- [42] Cheng X T, Zhang Q Z, Xu X H, Liang X G 2013 Chin. Phys. B 22 020503
- [43] Zhao T, Chen Q 2013 Acta Phys. Sin. 62 234401 (in Chinese) [赵甜, 陈群 2013 物理学报 62 234401]
- [44] Cheng X T, Liang X G 2014 Acta Phys. Sin. 63 190501
 (in Chinese) [程雪涛, 梁新刚 2014 物理学报 63 190501]
- [45] Liu W, Liu Z C, Jia H, Fan A W, Nakayama A 2011 Int. J. Heat Mass Transfer 54 3049
- [46] Wang H G, Wu D, Rao Z H 2015 Acta Phys. Sin. 64
 244401 (in Chinese) [王焕光, 吴迪, 饶中浩 2015 物理学报
 64 244401]
- [47] Chen G M, Tso C P 2012 Int. J. Heat Mass Transfer 55 3744
- [48] Jia H, Liu Z C, Liu W, Nakayama A 2014 Int. J. Heat Mass Transfer 73 124
- [49] Wu J, Cheng X 2013 Int. J. Heat Mass Transfer 58 374

- [50] Yuan F, Chen Q 2012 Chinese Sci. Bull. 57 687
- [51] Zheng Z J, He Y L, Li Y S 2014 Sci. China Tech. Sci. 57 773
- [52] Xia S J, Chen L G, Sun F R 2009 Chinese Sci. Bull. 54 3587
- [53] Guo J F, Huai X L, Li X F, Cai J, Wang Y W 2013 Energy 63 95
- [54] Wei S H, Chen L G, Sun F R 2008 Sci. China Ser. E Tech. Sci. 51 1283
- [55] Chen L G, Feng H J, Xie Z H 2016 Entropy 18 353

- [56] Chen L G, Yang A B, Xie Z H, Feng H J, Sun F R 2017 Int. J. Therm. Sci. 111 168
- [57] Xie Z H, Chen L G, Sun F R 2009 Sci. China Ser. E Tech. Sci. 52 3504
- [58] Xie Z H, Chen L G, Sun F R 2009 Chinese Sci. Bull. 54 4418
- [59] Feng H J, Chen L G, Xie Z H, Sun F R 2016 J. Energy Inst. 89 302
- [60] COMSOL 2012 COMSOL Multiphysics User's Guide (Version 4.3b) (Sweden: COMSOL Incorporated) pp103-147

Comparative studies on constructal optimizations of discrete heat generation components based on entransy dissipation minimization and maximum temperature minimization*

Wang $\operatorname{Gang}^{(1)2)(3)}$ Xie Zhi-Hui⁽¹⁾²⁾⁽³⁾ Fan Xu-Dong⁽¹⁾²⁾⁽³⁾ Chen Lin-Gen^{(1)2)(3)†}

Sun Feng-Rui $^{(1)2)3)}$

1) (Institute of Thermal Science and Power Engineering, Naval University of Engineering, Wuhan 430033, China)

2) (Military Key Laboratory for Naval Ship Power Engineering, Naval University of Engineering, Wuhan 430033, China)

3) (College of Power Engineering, Naval University of Engineering, Wuhan 430033, China)

(Received 4 April 2017; revised manuscript received 22 May 2017)

Abstract

A three-dimensional (3D) turbulent heat dissipation model of cylindrical discrete heat generation components is established on a conductive basis. The whole solid section is set in a square channel with adiabatic walls, and the components, cooled by clean air flowing through the channel, are arranged in a line with equal spacings. The influences of the heat conductivities of the components, intensities of heat sources and velocity of fluid flow on the maximum temperature (MT) of components, the equivalent thermal resistance (ETR) based on entransy dissipation of the heat dissipation system, and the averaged Nu number are investigated with the constructal theory considering variable properties, compressibility and viscous dissipation of air. The total heat generation rate and the total heat conductivity of heat sources are fixed as the constraint conditions. The circumstances in which heat generation rates and heat conductivities of heat sources are unequal are considered. The results show that for the fixed total heat generation rate of heat sources, despite MT or ETR that is taken as the performance index for thermal design, there exists an optimal intensity distribution of heat sources for the best thermal performance of the system. In fact, for different objectives, the optimal intensity distributions of heat sources are corresponding to the best match between the distributions of heat sources and the distributions of temperature gradient. There are different optimal distributions for different velocities of the fluid flow and different optimization objectives. Besides, the averaged Nu number increases with the increase of intensity difference in heat sources, which means that the convective heat transfer is enhanced, but this phenomenon is relatively weak when the velocity of fluid flow is low. For the fixed total heat generation rate of heat sources, when the intensities of heat sources are equal and the thermal conductivities of heat sources are lower than that of the conductive basis, increasing heat conductivities of the heat sources can evidently improve thermal performance of the system; the MT can be lowest when the conductivities of heat sources increase along the fluid flow; and the ETR is lowest when the conductivities of heat sources are equal. Both the MT and the ETR decrease with the increasing velocity of fluid flow. The results can provide some theoretical guidelines for the practical thermal design of the electronic components with different materials and different heat generation rates.

Keywords: constructal theory, entransy dissipation extremum principle, cooling of electronic components, generalized thermodynamic optimization

PACS: 44.27.+g, 44.10.+i, 05.70.Ce

DOI: 10.7498/aps.66.204401

^{*} Project supported by the National Natural Science Foundation of China (Grant Nos. 51579244, 51206184) and the Independent Project of Naval University of Engineering (Grant No. 20160134).

[†] Corresponding author. E-mail: lingenchen@hotmail.com