文章编号:1673-5005(2021)01-0175-08

doi:10.3969/j.issn.1673-5005.2021.01.021

喷雾冷却沸腾传热强化试验

张伟1,张亚东1,杨韬1,杨勇2

(1. 中国石油大学(华东)新能源学院,山东青岛 266580;

2. 中国石化胜利石油管理局有限公司新能源开发中心,山东东营 257000)

摘要:随喷雾流量及过热度增加,热流密度增大,但热表面中心干涸区变大、液膜覆盖区减小,表面利用率降低,传热性能有提升空间。基于此,通过改变单喷嘴高度、设计微孔阵列喷嘴两种途径,探讨热表面液膜均匀性和喷雾冲击强度对传热的影响规律。结果表明:单喷嘴高度存在最佳值(4 mm),此时热表面无干涸区,喷雾冷却沸腾传热性能最强;与喷嘴高度 6 mm 相比,在喷雾流量为 50 mL/min、过热度为 20 K时,热流密度提高了 13%;微孔阵列喷嘴形成的液膜分布更均匀,使得表面温度也较均匀,当过热度大于 10 K,微孔阵列喷雾传热性能更优,比上述工况下单喷嘴的热流密度提高 16%。强烈冲击的均匀薄液膜是决定喷雾冷却沸腾传热的关键,为进一步强化喷雾冷却沸腾传热 提供了可行的方向。

关键词:喷雾冷却;沸腾传热;强化传热;液膜分布

中图分类号:TK 221 文献标志码:A

引用格式:张伟,张亚东,杨韬,等. 喷雾冷却沸腾传热强化试验[J]. 中国石油大学学报(自然科学版), 2021, 45(1):175-182.

ZHANG Wei, ZHANG Yadong, YANG Tao, et al. Spray cooling boiling heat transfer enhancement test [J]. Journal of China University of Petroleum (Edition of Natural Science), 2021,45(1):175-182.

Spray cooling boiling heat transfer enhancement test

ZHANG Wei¹, ZHANG Yadong¹, YANG Tao¹, YANG Yong²

(1. College of New Energy in China University of Petroleum (East China), Qingdao 266580, China;

2. New Energy Development Center of Shengli Petroleum Administration Bureau Company Limited, SINOPEC,

Dongying 257000, China)

Abstract: The heat flux increased with the increase of spray flow and superheat, but the dry area in the center of the thermal surface became larger, the liquid film covering area and the surface utilization rate decreased, therefore, the heat transfer performance had room for improvement. Based on this, the influence of liquid film uniformity and spray impact intensity on heat transfer was investigated by changing the height of single nozzle and designing micro-hole array nozzle. The results show that the height of a single nozzle has an optimal value(4 mm), there was no dry area on the thermal surface at this time. Compared with the nozzle height of 6 mm, when the spray flow was 50 mL/min and the superheat was 20 K, the heat flux increased by 13%. The liquid film formed by micro-hole array nozzle was more evenly distributed, which made the surface temperature more uniform. When the superheat was higher than 10 K, the heat transfer performance of the micro-hole array spray was better, and the heat flux is 16% higher than that of the single nozzle under the same condition. The uniform thin liquid film with strong impact was the key of spray cooling boiling heat transfer, which provides a feasible direction for further strengthening the spray cooling boiling heat transfer.

Keywords: spray cooling; boiling heat transfer; heat transfer enhancement; liquid film distribution

收稿日期:2020-03-21

基金项目:国家自然科学面上基金项目(51874333);国家"十三五"科技重大专项(2016ZX05012-002-005)

第一作者:张伟(1978-),男,副教授,博士,硕士生导师,研究方向为强化传热。E-mail:weizhang22@163.com。

在冶金工业、机械加工、石油化工等领域,移除废 热是非常重要的工艺环节[1-2]。喷雾冷却技术因其良 好的传热性能,更高的冷却介质利用率等优点,在这 些领域中有广阔的应用前景[3-6]。相较于无沸腾传 热,喷雾冷却沸腾传热有更高的传热能力,一直以来 都是研究的关注点,已经开展了工质流量、雾化压力、 液滴速度、强化表面结构等方面的研究^[7-10]。Cebo rudnicka 等^[7]研究了热表面材料对喷雾冷却临界热 流密度的影响,结果表明导热系数较高的黄铜具有较 高的热流密度。Wang 等^[8]研究得出沸腾传热过程 中,传热系数随加热功率先增大后减小。当达到临界 热流密度时,传热系数迅速下降,如果加热功率减小, 传热特性恢复,说明在达到临界热流密度后,传热被 恶化。杨强等^[9]研究发现,多孔结构表面为传热过程 提供了潜在的有效汽化核心,相同工况下,多孔表面 的换热性能远高于光滑表面。Zhang 等^[10]在不同微 结构表面喷雾冷却试验表明,有强化结构的表面无沸 腾区和沸腾区传热均比光滑表面强,目特征尺寸越小 的强化表面传热速率越高。喷雾冷却沸腾传热机制 包括热表面与薄液膜间对流换热、气液相界面蒸发换 热、沸腾传热等^[11-15]。Bostanci等^[12]认为微结构表面 使沸腾换热增强,主要是因为表面积增加和微结构表 面提供了更多的成核位置。张伟等[13]认为当喷雾流 量较小时,热表面有较多汽泡聚集,不利于液膜与热 表面的换热:随着流量的增大,喷雾液滴的冲击增强, 能够加强换热。Selvam 等^[14]认为液滴刺穿气泡润湿 待冷却表面后,会出现瞬态传热与液膜重生成是传热 性能提升的关键。Rini 等^[15]则认为液滴的冲击加剧 了汽泡的脱离,从而使汽泡数目大大增加,促进了液 膜的沸腾传热。综上所述,对于强化喷雾冷却沸腾传 热试验,目前更多的焦点汇聚到了表面结构优化方 面^[3-9],由于改变表面的微结构成本较高,且越精细的 微结构表面越容易出现结垢、堵塞等情况,这对于实 际应用是极为不利的。另外,有关喷雾冷却传热机制 的文献,几乎没有学者直接从机制的分析角度提出每 个传热区的强化措施[16]。基于此,笔者对光滑表面 喷雾冷却沸腾传热进行试验,得出影响沸腾传热的关 键因素,并设计制作一种新型喷嘴,对喷雾冷却沸腾 传热的进一步强化进行探究。

1 试验系统与数据处理方法

1.1 试验系统

喷雾冷却试验装置如图1所示。整个试验系统 由喷雾系统、模拟热源、数据采集系统组成。喷雾系统:冷水箱中的工质被泵送至流量计,经压力传感器 后,由喷嘴雾化,喷洒在热表面上,完成传热后汇入下 方的集水槽流入废水箱:流量可通过调节水泵功率来 控制:所用的喷嘴型号为 FN4.0-416,此喷嘴的优点 是较小的雾化压力就能达到较大的喷雾流量,且雾化 效果良好。模拟热源:导热性能良好的紫铜块(导热 系数为389 W/(m·K))模拟发热元件,与工质传热 的是铜块上表面,铜块与不锈钢外壳间的缝隙填充玻 璃棉(导热系数为0.035 W/(m·K))保温材料,以保 证传热过程的一维性;铜块的结构如图 1(b)所示(单 $(\dot{u}:mm)$,其中 t_i 指不同的测温点,每层4个测温点的 位置从圆心向外逐渐改变(测温点位置处半径分别为 0、2、4和6mm),可用来测量铜块径向温度分布;铜块 的内部布置9根电加热棒,变压器调节电压改变加热 棒功率,从而调节热表面温度。数据采集系统:采用 安捷伦 34972A 型数据采集器,通过 LAN 端口连接至 PC 机实时记录数据并保存,负责采集 12 组 K 型热电 偶的测温数据和1组测压数据。



1.2 数据处理方法

表征喷雾冷却传热强弱的主要参数是热流密度 q_w ,在理想隔热状态下,发热元件产生的热量(按热 流密度 q 计量)与喷雾冷却带走的热量(按热流密 度 q_w 计量)相等。试验中通过测得热表面下不同位 置处温度,计算出热流密度 q_w ,并可由热流密度反 推出热表面温度 t_w 。

由傅里叶导热定律可知,热流密度可由任意两 层测点测得的温度计算得出,计算公式为

$$q_{\rm w} = \lambda_{\rm Cu} \frac{t_i - t_j}{10\,000\delta_{ii}} \,. \tag{1}$$

式中, q_w 为加热铜块内热流密度, W/cm²; λ_{cu} 为铜 块的导热系数, $W/(m \cdot K)$; $\bar{t}_i 与 \bar{t}_i$ 分别为任意两层 (*i* 层在*j* 层下方)测温点的平均温度, C; δ_i , 为温度 计算中测温点之间的垂直距离,m。

通过上、中、下三层测温数据,分别计算出相邻 两层的热流密度,整体热流密度取平均值。确定加 热铜块内的热流密度后,由傅里叶定律可进一步反 推得到热表面的平均温度,由于最上层测温点距离 热表面最近,计算热表面温度时,取最上层测温点的 平均温度为基准温度,计算公式为

$$t_{\rm w} = t^* - \frac{10\,000q\delta^*}{\lambda_{\rm Cu}} \,. \tag{2}$$

式中,t_w为热表面温度,℃;t^{*}为计算热表面温度所 选定的基准层平均温度, \mathbb{C} : δ^* 为温度基准层与热 表面间的垂直距离.m。

1.3 误差分析

每个温度测点的偏差为±0.2 ℃,结合式(1)、 (2)以及误差传递计算公式,可得热表面热流密度 与表面温度的误差计算公式:

$$\sigma_{q_{\rm F}} = \frac{\lambda_{\rm Cu}}{10\,000\delta_{ij}} \sqrt{\frac{1}{16} \left(\sum_{i=1}^4 \sigma_{i_i}^2 + \sum_{j=5}^8 \sigma_{i_j}^2\right)} \quad , \qquad (3)$$

$$\sigma_{q_{\pm}} = \frac{\lambda_{Cu}}{10\,000\delta_{ij}} \sqrt{\frac{1}{16} \left(\sum_{i=5}^{8} \sigma_{i_{i}}^{2} + \sum_{j=9}^{12} \sigma_{i_{j}}^{2}\right)} \quad , \quad (4)$$

$$\sigma_{q_{\rm w}} = \frac{1}{2} \sqrt{\sigma_{q_{\rm F}}^2 + \sigma_{q_{\rm E}}^2} , \qquad (5)$$

$$\sigma_{t_{w}} = \sqrt{\frac{1}{16} \sum_{i=9}^{12} \sigma_{t_{i}}^{2} + \left(\frac{10\,000\delta_{2}}{\lambda_{cu}}\right)^{2} \sigma_{q_{w}}^{2}} . \qquad (6)$$

式中, σ_{i_i} 和 σ_{i_i} 分别为编号 $i_{,j}$ 的热电偶测温偏 差, \mathcal{C} ; $\sigma_{q_{+}}$ 和 $\sigma_{q_{\pi}}$ 分别为上两层和下两层温度计算 的热流密度偏差, W/cm^2 ; σ_{q_a} 为平均热流密度偏 差, W/cm^2 ; $\sigma_{l_{a}}$ 为表面温度偏差, \mathbb{C}_{o} 。

代入试验数据后,计算得出热流密度与表面温 度的偏差分别为±1.29%与±0.31%。

试验结果与传热机制分析 2

2.1 单喷嘴喷雾冷却试验结果

在光滑表面上,保持单喷嘴高度 6 mm 不变(此 时喷雾底圆较好地覆盖热表面),研究喷雾流量与 喷雾冷却热流密度之间的关系,试验结果如图2所 示。从图2中可知,喷雾流量对喷雾冷却沸腾传热

影响较大,在平均过热度 5~20 K 间(简称过热度), 流量 70 mL/min 的热流密度比 50 mL/min 的提升了 16%~30%,并且低过热度的强化更明显。为使分 析直观方便,结合试验图片及 MATLAB 灰度云图 (图 3),讨论喷雾流量、过热度对传热的影响规律。



Fig. 2 Heat flux curve at different flow rates

从图 3 中可以看出,在喷雾冷却沸腾传热过程 中,热表面上的液膜分布极不均匀,中心区域液体很 少,甚至呈干涸现象,称为干涸区;由中心干涸区域 向外,液体略微增多,液膜相对较薄,有蒸汽流产生, 为薄液膜蒸发区;热表面边缘处液体最多,液膜相比 内部略厚,有大量汽泡产生,呈现剧烈的沸腾状态. 为核态沸腾区。3个区域传热中核态沸腾是最强的 传热方式,所以热表面上液膜的分布不均状况对传 热是不利的。产生这种现象的原因可能是试验中使 用的压力旋流喷嘴雾化液滴分布不均匀[17],中心区 液滴数通量小,刚打到热表面就被蒸发,甚至在空中 就已经被汽化;边缘液滴数通量大,喷雾量大于汽化



Fig. 3 Test pictures of same superheat (20 K) at different flow rates

量,形成液膜。随着流量增大,雾化锥角亦随之增 大,更多的液滴直接洒向热表面的边缘,中心干涸区 逐渐增大,边缘核态沸腾区略微减小:同时,增大流 量,喷雾工质对热表面的冲刷变强。在低过热度时,

热表面还只能产生少量汽泡,核态沸腾弱、干涸区小,强制对流传热占较大比重^[18],大流量强冲刷强化传热明显,所以过热度为5K时,流量由50mL/min增至70mL/min,热流密度提升了30%。在高过热度时随着流量增大,削弱传热的干涸区随之变大;但大流量强冲击作用使得核态沸腾区产生的汽泡更容易被击破,加快了下一个汽泡的产生,相当于增加了汽泡数目,所以过热度为20K时,增大流量仍然使传热提升了16%。

单喷嘴喷雾冷却试验表明,喷雾冷却沸腾传热 过程中,表面中心干涸区域对传热不利;另外,喷雾 液滴的强烈冲击加剧了热表面汽泡的脱离和破裂, 能强化喷雾沸腾传热。

2.2 喷雾冷却传热强化试验及机制

2.2.1 单喷嘴

喷雾冷却过程大致可分为3个区域(图4),即 喷雾射流区(Ⅰ)、冲击液膜流动区(Ⅱ)和自由液膜 流动区(Ⅲ)¹⁹。喷雾射流区是喷嘴产生雾滴,在 空气中到达热表面区域,该区域几乎不参与传热;冲 击液膜流动区和自由液膜流动区是主要的传热区 域。降低喷嘴高度会使喷雾射流区整体下移,也就 可以改变热表面的液膜分布特性。



Fig. 4 Spray cooling area division

为了研究液膜分布对喷雾冷却沸腾传热影响规 律,保持流量 50 mL/min 不变,变化 4 组单喷嘴高度, 试验结果如图 5 所示。喷嘴高度对喷雾冷却沸腾传热 性能有较大影响,喷嘴高度由 8 mm 降低至 6 mm,热流 密度提高了 4%~11%,由 6 mm 降低至 4 mm,热流密度 提高了 4%~13%,并且过热度越高效果越明显。

结合试验图片(图6),讨论喷嘴高度对传热的影响规律。从图6可以看出,喷嘴高度为4mm时,热表面中心无干涸区,液膜核态沸腾的区域最大,因此其热流密度最大;高度为6mm时,热表面边缘液膜较厚,呈核态沸腾状态,而中心出现了干涸区,传热性能有所减弱;高度为8mm时,热表面干涸区面积最大,几乎看不到核态沸腾,因此其传热性能最差。虽然降低单喷嘴高度可以显著增加核态沸腾区的面积从而强化传热,但高度并非越低越好。当单喷嘴高度降低

至 2 mm 时,热表面的边缘无液滴冲击,汽泡不能及时 破裂排出,在较高过热度时,有些汽泡合并成汽膜,把 液膜顶起较高高度直接接触到喷嘴,试验无法进行下 去,热流密度是 4 个高度中最小的。







Fig. 6 Test pictures of the same superheat (20 K) at different nozzle heights

图 5 曲线还表明,过热度不同时,喷嘴高度对传热 的影响也是不一样的,过热度越高,喷嘴高度影响传热 越显著。这是因为,当过热度高时,表面汽泡数量随之 大幅增加^[20],喷雾冷却以沸腾传热为主,在喷嘴高度较 低时,热表面无干涸区、更多的液体参与核态沸腾,所 以传热性能较强;当过热度较低时,强制对流传热占比 大,沸腾传热占比小,喷雾冲击随喷嘴高度近似同比变 化,所以对应的热流密度提升效果接近。

变喷嘴高度试验显示,调整合适的喷嘴高度、通 过消除热表面中心干涸区,能使更多的液体参与沸 腾传热,可强化喷雾冷却沸腾传热。但单喷嘴喷雾 无法实现热表面上的液膜均匀分布,不能促发热表 面全面的核态沸腾,这方面将是喷雾冷却沸腾传热 继续强化的方向。

2.2.2 微孔阵列喷嘴

若喷嘴喷出的液滴在热表面上能形成极强冲 击、非常均匀的理想薄液膜,传热性能应该可以得到 进一步提高。Sadafi等^[21-23]试图通过多喷嘴阵列喷 雾的型式改善热表面液膜的均匀性,但由于单个商 用喷嘴太大,无法在较小的发热面上实现这一设想, 也就难以改善小加热面上的喷雾均匀性。Chen 等^[24-25]采用压电陶瓷驱动工质,经微孔板(孔径 5~ 25 μm、孔数 2000)雾化,击打在热表面上,虽然增强 了热表面上的液膜均匀性,但其推荐的孔径仅为 9 μm,且微孔数量较多,易堵塞、成本高,不利于实际 应用。设计制作了一种新型微孔阵列喷嘴(图 7), 对喷雾冷却沸腾传热的强化进一步探究。



本喷嘴由不锈钢制作,考虑到单喷嘴喷雾过程中的热表面上中心存在干涸区,所以仅在喷雾端面上半径4 mm 的圆内开有 37 个直径为 70 µm 的小孔,按正六边形均匀排布,每两个小孔的间距为1 mm;喷嘴另一端通过内螺纹连接过滤网,防止工质中可能含有的杂质堵塞微孔。

图 8 为新喷嘴喷雾冷却沸腾传热景象(过热度 为 20 K)。由图 8 可知,所有喷雾流量下,即使过热 度较大时,热表面也未有干涸现象发生。随着喷雾 流量增大,液滴冲击增强,热表面的汽泡直径减小、 汽泡聚并减弱,汽泡的分布更加均匀而密集。因此, 微孔阵列喷嘴改善了加热面上液膜的分布特性,特 别是大流量强冲击情况下,表面液膜分布非常均匀。

图9给出了喷嘴高度6mm时,微孔阵列喷嘴 与单喷嘴的喷雾冷却传热性能对比。由图9(a)可 知,在过热度较小时,喷雾流量对微孔阵列喷雾传热 影响更大;当过热度为5K时,70mL/min对应的热 流密度比50mL/min的增长约40%;而过热度较大 时,各流量对应的热流密度较为接近,当过热度为 20 K,热流密度仅提升5%。对比两类喷嘴3个流量 的喷雾冷却热流密度曲线发现,两曲线均在过热度 约10 K时有一交点,在交点左侧(低过热度),单喷 嘴喷雾冷却的热流密度大于微孔阵列的;而在交点 右侧(高过热度),微孔阵列喷雾的热流密度则高于 单喷嘴喷雾的,当过热度为20 K、流量为50 mL/min 时,热流密度提升了16%。



Fig. 8 Test diagram of new nozzle at the same superheat (20 K)

均匀液膜除了能增强传热性能外,还可以改善 热表面温度分布的均匀性。图 10 为喷雾流量为 50 mL/min、过热度为 20 K时,两类喷嘴热表面温度对 比。由图 10 可知,单喷嘴高度为 6 mm 时,热表面 半径为 0 mm 处与半径为 6 mm 处的温度差约为 4 K;微孔阵列喷雾下,热表面温度变化始终小于 1 K, 温度均匀性比喷嘴高度为 6 mm 时提升约 75%,考 虑到温度测量的偏差仅为±0.31%,温度测量误差远 小于 1 K,试验结果可以表明,微孔阵列喷雾下的热 表面温度比单喷嘴喷雾更为均匀。

为了对试验结果进行分析,图 11 为两类喷嘴喷 出的液滴轨迹。由图 11 可知,微孔喷嘴喷雾液滴垂 直射向热表面,水平分速度几乎全部来自液滴撞击热 表面后的铺展运动,由于液体表面张力的限制,液滴 速度较小时,铺展运动会有回弹的趋势^[26],因此沿水 平方向的分速度较小;而商用喷嘴喷出的液滴与热表 面呈一定夹角,水平分速度更大(图 11(b));因此单 喷嘴喷雾形成的液膜流动性能更好。在较低过热度 时,强制对流传热占主要地位,流动性是决定传热的 主要因素,所以商用单喷嘴的传热性能强于微孔阵列 喷嘴的;当过热度较高时,传热进入沸腾模式,两类喷 嘴的液滴冲击都足以促进汽泡的脱离与破裂,但是微 孔阵列喷嘴在中心有密集的小孔布置,与单喷嘴喷雾 相比,微孔阵列喷嘴可以保证液滴的持续供应,使得 热表面不出现中心干涸区,液膜分布更为均匀,从而



腾,因此微孔阵列喷雾的热流密度更大。



Fig. 9 Comparison of experimental results between micro-hole array nozzle and single nozzle







图 11 液滴分速度示意图



微孔阵列喷嘴喷雾冷却试验表明,该喷嘴不仅 消除了热表面的干涸区,而且实现了加热面上的液 膜均匀覆盖设想,在过热度较高的核态沸腾区,能充 分利用热表面产生更多的成核点数(汽泡数),使得 它的喷雾冷却传热性能优于单喷嘴,但由于试验条 件有限,流量偏小,液膜厚度仍然较厚,提升沸腾传 热幅度较低。

3 结 论

(1)单喷嘴喷雾冷却沸腾传热中,喷雾底圆内 切于热表面时(喷嘴高度 6 mm),热表面由内向外 分布 3 个传热区,即中心干涸区、薄液膜蒸发区和核 态沸腾区。随着喷雾流量和过热度增加,干涸区变 大,表面利用率降低,传热性能有提升空间。

(2)单喷嘴高度为4 mm 时,表面中心干涸区消失,更多的液体参与沸腾传热,提升了喷雾冷却沸腾 传热性能。在过热度为 20 K、喷雾流量为 50 mL/ min 时,比喷嘴高度 6 mm 的热流密度提高了 13%。

(3)新型微孔阵列喷嘴喷雾在流量为 50~70 mL/min、过热度为 5~20 K 条件下,加热面上都形成 了均匀液膜。在过热度为 20 K、流量为 50 mL/min 时,与喷嘴高度为 6 mm 的单喷嘴喷雾冷却相比热 流密度增大了 16%。

(4)强烈冲击的均匀薄液膜是决定喷雾冷却沸

腾传热的关键。设计的微孔阵列喷嘴实现了液膜的 均匀分布,使得表面温度更为均匀,可以避免电子设 备因热应力过大而损坏。由于试验条件的限制,流 量偏小、冲击较弱、液膜偏厚,传热性能提升幅度还 不太理想。因此开发更加优异的喷嘴,力图在热表 面上喷出冲击强、较均匀薄液膜,将是喷雾冷却沸腾 传热强化的一个方向。

参考文献:

 [1] 严万波,陈仲,徐文东,等.LNG 管内强化传热技术
 [J].中国石油大学学报(自然科学版),2019,43(2): 148-155.

> YAN Wanbo, CHEN Zhong, XU Wendong, et al. Analysis on technique of heat transfer enhancement of LNG in tubes[J]. Journal of China University of Petroleum(Edition of Natural Science), 2019, 43(2):148-155.

[2] 冯振飞,罗小平,郭峰,等.微柱体对微通道热沉综合 性能影响的数值分析[J].中国石油大学学报(自然科 学版),2017,41(3):122-128.

> FENG Zhenfei, LUO Xiaoping, GUO Feng, et al. Effects of micro-cylinders on overall performance of micro-channelheat sinks:numerical simulation[J]. Journal of China University of Petroleum (Edition of Natural Science), 2017,41(3):122-128.

- [3] MARTÍNEZ-GALVÁN E, ANTÓN R, RAMOS J C, et al. Effect of the spray cone angle in the spray cooling with R134a[J]. Experimental Thermal & Fluid Science, 2013,50(50):127-138.
- [4] YANG B H, WANG H, ZHU X, et al. Heat transfer enhancement of spray cooling with ammonia by microcavity surfaces [J]. Applied Thermal Engineering, 2013, 50 (1):245-250.
- [5] 刘妮,李丽荣,钟泽民. 微结构表面喷雾冷却性能试验 研究[J]. 机械工程学报,2017,53(6):158-165.
 LIU Ni, LI Lirong, ZHONG Zemin. Heat transfer characteristics of spray cooling onmicro-structured surface[J].
 Journal of Mechanical Engineering, 2017, 53 (6): 158-165.
- [6] 张伟,王照亮,徐明海. 微结构表面封闭式喷雾冷却传 热特性[J].强激光与粒子束,2012,24(9):2053-2058.
 ZHANG Wei, WANG Zhaoliang, XU Minghai. Heat transfer characteristics in closed-loop spray coolingof micro-structured surfaces[J]. High Power Laser and Particle Beams,2012,24(9):2053-2058.
- [7] CEBORUDNICKA A, MALINOWSKI Z, BUCZEK A. The influence of selected parameters of spray cooling and thermal conductivity on heat transfer coefficient[J]. In-

ternational Journal of Thermal Sciences, 2016, 110: 52-64.

- [8] WANG Yu, JIANG Yanlong, CHEN Weiwei, et al. Heat transfer characteristics of spray cooling Beyond critical heat flux under severe heat dissipation condition[J]. Applied Thermal Engineering, 2018, 123:1356-1364.
- [9] 杨强,王宏,陈蓉,等. 烧结多孔表面的氨喷雾冷却实验研究[J]. 中国激光,2013,40(3):34-39.
 YANG Qiang, WANG Hong, CHEN Rong, et al. Experimental study of spray cooling on a sintered poroussurface with ammonia[J]. Chinese Journal of Lasers, 2013, 40 (3):34-39.
- [10] ZHANG Z, LI J, JIANG P X. Experimental investigation of spray cooling on flat and enhanced surfaces [J]. Applied Thermal Engineering, 2013, 51 (sup1/2): 102-111.
- [11] LI Jia, JIANG Shouli, JIANG Wenlong, et al. Experimental study on heat transfer performance of a novel compact spray cooling module[J]. Applied Thermal Engineering, 2019, 154:150-156.
- [12] BOSTANCI H, RINI D P, KIZITO J P, et al. High heat flux spray cooling with ammonia: investigation of enhanced surfaces for CHF[J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2012,55(13):3849-3856.
- [13] 张伟, 亓航, 张亚东, 等. 辐射槽面喷雾冷却传热特性 试验[J]. 机械工程学报, 2019, 55(14):160-168.
 ZHANG Wei, QI Hang, ZHANG Yadong, et al. Experiment on heat transfer characteristics of radial groove surfacespray cooling[J]. Journal of Mechanical Engineering, 2019, 55(14):160-168.
- SELVAM R P, LIN Lancho, PONNAPPAN R E. Direct simulation of spray cooling: effect of vapor bubble growth and liquid droplet impact on heat transfer [J]. International Journal of Heat & Mass Transfer, 2006,49 (23/24):4265-4278.
- [15] RINI D P, CHEN R, CHOW L C. Bubble behavior and nucleate boiling heat transfer in saturated FC-72 spray cooling[J]. Journal of Heat Transfer, 2002, 124(1): 63-72.
- [16] 张雨薇,刘妮,王可.喷雾冷却换热机制研究进展
 [J].电子元件与材料,2016,35(11):1-5.
 ZHANG Yuwei, LIU Ni, WANG Ke. Research progress on heat transfer mechanism of spray cooling[J]. Electronic Components and Materials,2016,35(11):1-5.
- [17] 范华,杨刚,李冰. 压力旋流喷嘴内流场特性模拟研究[J]. 机电工程,2018,35(8):838-842.
 FAN Hua, YANG Gang, LI Bing. Numerical investigation on inner flow field of pressure swirl nozzle[J].

Journal of Mechanical & Electrical Engineering, 2018, 35(8):838-842.

- [18] 钟昕,刘秀芳,赵红利,等.相变喷雾冷却技术的研究 进展[J].低温工程,2011(2):34-38.
 ZHONG Xin, LIU Xiufang, ZHAO Hongli, et al. Development of spray cooling on boiling region[J]. Cryogenics,2011(2):34-38.
- [19] PAUTSCH A G, SHEDD T A, NELLIS G F. Thickness measurements of the thin film in spray evaporative cooling[C]. Las Vegas: Inter Society Conference on Thermal Phenomena, 2004:70-76.
- [20] BASU N, WARRIER G R, DHIR V K. Onset of nucleate boiling and active nucleation site density during subcooled flow boiling[J]. Journal of Heat Transfer, 2002, 124(4):717-728.
- [21] SADAFI M H, JAHN I, HOOMAN K. Nozzle arrangement effect on cooling performance of saline water spray cooling[J]. Applied Thermal Engineering, 2016, 105: 1061-1066.
- [22] XIE J L, TAN Y B, WONG T N, et al. Multi-nozzle array spray cooling for large area high power devices in a

closed loop system [J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2014,78:1177-1186.

- [23] TAN Y B, XIE J L, DUAN F, et al. Multi-nozzle spray cooling for high heat flux applications in a closed loop system [J]. Applied Thermal Engineering, 2013, 54 (2):372-379.
- [24] CHEN H, CHENG W L, PENG Y H, et al. Experimental study on optimal spray parameters of piezoelectric atomizer based spray cooling [J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2016,103(12):57-65.
- [25] 江李加. 紧凑型微喷冷板传热特性研究[D]. 合肥: 中国科学技术大学,2019.
 JIANG Lijia. Study on heat transfer characteristics of compact microspray cold plate[D]. Hefei:University of Science and Technology of China,2019.
- [26] WANG Z, XING Y, LIU X, et al. Computer modeling of droplets impact on heat transfer during spray cooling under vibration environment[J]. Applied Thermal Engineering, 2016,107:453-462.

(编辑 沈玉英)