



Environmental Engineering

第 14卷第 2期 2020年 2月 Vol. 14, No.2 Feb. 2020

(www) http://www.cjee.ac.cn

E-mail: cjee@rcees.ac.cn

(010) 62941074

🦉 文章栏目:大气污染防治

DOI 10.12030/j.cjee.201904153

中图分类号 X701 文献标识码

秦文茜, 张明星, 康彦, 等. 脉冲喷吹金属滤袋的压力分布影响因素分析[J]. 环境工程学报, 2020, 14(2): 465-472. QIN Wenqian, ZHANG Mingxing, KANG Yan, et al. Analysis of factors affecting pressure distribution of pulse jet metal filter bag[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2020, 14(2): 465-472.

脉冲喷吹金属滤袋的压力分布影响因素分析

秦文茜1,张明星1,*,康彦2,付海峰1,侯力强2,张小庆2,陈海焱1

1. 西南科技大学环境与资源学院, 绵阳 621010
 2. 西安菲尔特金属过滤材料有限公司, 西安 710000

第一作者:秦文茜(1993—),女,硕士研究生。研究方向:通风除尘。E-mail: 298005893@qq.com *通信作者:张明星(1982—),男,博士研究生,副研究员。研究方向:通风除尘。E-mail: zhangmingxing@swust.edu.cn

摘 要 金属纤维滤袋可直接过滤高温烟气粉尘,解决高温烟气粉尘导致的环境、安全问题,对高温烟气的余 热能源回收利用有非常重要的意义。目前,金属滤袋除尘器脉冲喷吹参数是依照传统纤维滤袋器设计的,存在 着脉冲瞬时气流导致喷吹清灰失效问题。针对此问题,在脉冲喷吹实验平台上,通过改变喷吹压力、喷吹距离 以及喷吹孔径,针对 ¢130 mm×2 000 mm 的金属滤袋,利用压力数据采集系统测试喷吹压力 0.2~0.6 MPa、喷吹孔 径 6~14 mm、喷吹距离 50~250 mm 时,金属滤袋距顶部 80、200、600、1 000、1 400 和 1 800 mm 6 个部位的侧壁 压力峰值,以探求针对金属滤袋的脉冲喷吹的合理参数。结果表明:2m金属滤袋的最佳脉冲喷吹孔径为8 mm, 最佳喷吹距离为 200 mm,最佳喷吹压力为 0.5 MPa;此条件下的 P1(80 mm)、P2(200 mm)、P3(600 mm)、P4(1 000 mm)、 P5(1 400 mm)、P6(1 800 mm)的侧壁压力峰值分别为 1 000、1 686、839、746、749 和 2 005 Pa。金属滤袋的侧壁压 力峰值大小排列呈下>上>中的规律。随着喷吹孔径的增大,最优喷吹距离有逐渐减小的趋势。金属滤袋的中、 下部(距滤袋口 600~1 400 mm)清灰将是未来金属滤袋清灰的重点关注部位。上述研究结果可为金属滤袋的推广 发展提供参考。

关键词 金属滤袋;高温除尘;余热利用;侧壁压力峰值

随着我国经济的发展与科技的进步,在保障经济发展的同时,环境问题逐渐被重视起来。已 有研究表明,在产生雾霾天气的多种因素中,仅工业污染排放就占35%,燃煤电厂占10%。而在 工业生产中产生的高温烟气、腐蚀性气体中,超细颗粒排放是产生可呼吸性粉尘的主要原因之一^[1-2]。 传统的袋式除尘器因为除尘效率高、发展较早、研究较为成熟,被广泛用于工业企业中,如焦化 厂、炼铁厂、炼钢厂、炭黑厂、火力发电站等^[3-4]。由于传统滤袋材料的限制,高温烟气须先被降 温至滤料承受范围内(<280 ℃),再进行除尘。这种处理方式不仅不利于余热能源的利用,且长期 处于较高温的环境下,还会影响滤袋的再生利用,产生烧袋和糊袋现象^[5-6]。

与传统滤袋材质不同,金属滤袋由不锈钢材质制备,具有耐高温性,其可过滤的烟气温度高达400℃,使用铁铬铝材质制备的金属滤袋温度甚至可达1000℃^[7-8]。用金属滤袋替代传统滤袋处 理高温烟气,不仅可以提升余热资源的利用率,降低滤袋的破损率,还可以减少后续设备的磨

收稿日期: 2019-04-23; 录用日期: 2019-05-16

基金项目:西南科技大学研究生创新基金资助项目(19ycx0048);国家自然科学基金资助项目(51508481);西南科技大学龙山学术 人才科研支持计划重点支持项目(18LZX659,17LZX661)

损。苏娜等^[9]指出,金属纤维毡滤袋相比于现有的滤料,具有耐高温、透气性好、压力损失小、 耐腐蚀、易于加工成型等优异的性能,将会被越来越广泛地应用在高温烟气除尘行业。孙鹏等^[10] 认为,金属纤维烧结毡有着优异的透气性能,其过滤效率可达到 99.99%,排放浓度小于 3.6 mg·m⁻³, 可满足国家现行最严格的排放标准。

此外,清灰效果也是影响除尘器推广应用的重要因素。前期研究表明,传统袋式除尘器的清灰效果主要受滤袋大小、喷吹口孔径大小、喷吹高度和喷吹压力等因素的影响^[11-12]。国内外常用脉冲喷吹对滤袋进行清灰的处理^[13]。YAN等^[14]通过实验证明,最大侧壁压力峰值更能反映清灰过程。LI等^[15]的研究也显示喷吹压力越大,侧壁压力峰值越大。HUMPHRIES等^[16]的研究表明,侧壁压力峰值要大于 300 Pa 才可以除去滤袋上 60% 的粉尘。王沁淘等^[17]的研究显示,当最大侧壁峰值压力大于 5 282 Pa 时,脉冲清灰过度,导致滤袋破损。综上分析,可认为当侧壁压力峰值为 300~2 500 Pa 时,才会对滤袋产生有效地清灰。但针对金属滤袋脉冲喷吹压力分布影响因素的研究鲜有报道。

本研究针对金属滤袋开展了脉冲喷吹实验,研究脉冲喷吹高度、脉冲喷吹压力以及脉冲喷吹 孔径对金属滤袋清灰压力分布的影响。同时,将所测得的喷吹压力分布规律与传统滤袋和滤筒的 压力分布规律进行对比,为金属滤袋的后续研究提供参考。

1 实验装置及方法

1.1 实验装置

图 1 为搭建的脉冲喷吹实验平台,主要由脉冲喷吹设备和数据采集设备 2 个部分组成。脉冲 喷吹设备包括 UDI8A-7 型螺杆空压机、DMF-Z-25 直角型电磁脉冲阀、SXC-8A1 脉冲仪、容积为 40 m³ 的气包和 5 支不同喷吹孔径的喷吹管。数据采集设备包括 SY7709 型电荷放大器、USB-8512E 型便 携式数据采集仪和 6 支 QSY8115 型压电压力传感器。



1.2 实验方法

本研究选用316L不锈钢材质、过滤孔径10µm、孔隙率80%、透气性120L·(min·dm²)⁻¹、¢130 mm×2000 mm的金属滤袋作为研究对象。分别在距滤袋口的80、200、600、1000、1400和1800 mm处 安置电压力传感器。在表1中的开孔1处进行脉冲喷吹实验。压力传感器通过电荷放大器和采集 设备将压力参数转换为电流值。通过电压力转换公式,得出每个高度的侧壁压力值P1~P6。为保证 参数的准确性,每组喷吹实验至少进行5次实验,读取值后取平均值。

1)喷吹距离对清灰压力分布的影响实验。 本实验使用图1的实验平台升降设备,改变喷 吹孔距金属滤袋口的距离。通过压力表改变喷 吹压力,进行每个喷吹高度下的各喷吹距离的 实验,并读取、计算出P1~P6的侧壁压力峰 值。其中脉冲宽度为80 ms。选取喷吹压力为 0.2、0.3、0.4、0.5和0.6 MPa进行对比实验。 选取6、8、10、12和14 mm的不同喷吹孔径 的喷吹管进行规律变化研究。因实验数据获取 只针对脉冲单次喷吹,单次采集,故不考虑脉 冲间隔参数以及喷吹时间的影响。

表 1 喷吹管孔径设置									
Table 1 Jet nozzle aperture setting									
喷吹管	孔径/mm								
编号	开孔1	开孔2	开孔3	开孔4	开孔5	开孔6			
1	6	6	6	5	5	5			
2	8	8	8	7	7	7			
3	10	10	10	9	9	9			
4	12	12	12	11	11	11			
5	14	14	14	13	13	13			

2) 喷吹孔径对清灰压力分布的影响实验。本实验采用图 1 的实验平台升降设备,通过改变不同孔径的喷吹管来进行孔径对清灰压力分布的影响实验。针对各喷吹孔径的最优喷吹距离 (依次为 50、100、150、200 和 250 mm),读取、计算出 P1~P6 的侧壁压力峰值,脉冲宽度为 80 ms,选取喷 吹压力 0.5 MPa进行对比实验。其中使用 6、8、10、12 和 14 mm 不同孔径的喷吹管进行对比研究 (编号依次 1、2、3、4、5,见表 1),每支管开孔数量为 6个,从靠近气包开始编号,依次为开孔 1~6。根据靳爽等^[12] 和童庆等^[18] 的研究,为保证管内均匀射流,远离气包的开孔口要比近气包的 孔口小 0.5~1 mm。因实验数据获取只针对脉冲单次喷吹,单次采集,故不考虑脉冲间隔参数以及 喷吹时间的影响。

2 结果与讨论

2.1 喷吹距离对清灰压力分布的影响

对金属滤袋在 5 种喷吹压力 (0.2~0 6 MPa) 下进行对比实验测试。当喷吹压力为 0.2~0.4 MPa 时,喷吹孔径为 6、12 和 14 mm 的 P5(1 400 mm) 的压力不能满足最低清灰要求的 300 Pa,并且压力 的改变会引起气流量大小的改变。为保证实验控制条件一致,故只选择 0.5 MPa 压力下的实验数据 进行分析 (见图 2)。如图 2(a) 所示,在喷吹孔径为 6 mm 的条件下,大多数测点的侧壁压力峰值随 着喷吹距离的增大呈现先增大再减小的趋势。个别点在 150 mm 处并非峰值,但与最大值压力差值 不到 100 Pa。在喷吹孔径为 8 mm(图 2(b)) 和 10 mm(图 2(c)) 的条件下,随着喷吹距离的增大,大多 数测点的侧壁压力峰值呈现降低的趋势。在 200 mm 和 150 mm 时,其侧壁压力峰值并非最大值, 但是评判脉冲喷吹的效果是压力的均衡性。在 8 mm 和 10 mm 的喷吹孔径下,喷吹距离在 50 mm 和 100 mm 下,P2(200 mm)或 P6(1 800 mm) 的侧壁压力峰值超过了 2 500 Pa,且与其余部位的压力峰 值差距太大。而在喷吹孔径为 8 mm 时,P1(80 mm) 的侧壁压力峰值呈现先降低后上升的趋势,在 喷吹距离为 150 mm 时,其压力达到最低值。故在 8 mm 和 10 mm 的喷吹孔径下,其最优喷吹距离 分别为 200 mm 和 150 mm。而喷吹孔径为 12 mm(图 2(d)) 和 14 mm(图 2(e)) 的条件下,喷吹距离在 50 mm 时,其压力最大不到2 000 Pa,所以最优喷吹距离均为 50 mm。随着喷吹孔径的增大,最优 喷吹距离呈现逐渐减小的趋势,与滤筒除尘器脉冲喷吹最优喷吹距离的趋势^[15,19]一致。

由图 2 可知,随着孔径的变大,侧壁压力峰值最大的点从 P6(1 800 mm) 变为 P2(200 mm)。在 喷吹孔径为 10 mm 和 12 mm 时,P6 和 P2 的数值最大差距仅 400 Pa。根据射流理论,这是由于脉冲 喷吹孔径较小时气流扩散角度不大造成的。气流到达底部后,由于金属滤袋底部为封闭空间,射 流速度瞬间变为零,动压转换为静压。静压作用于底部 P6(1 800 mm)的侧壁,所以其侧壁压力峰 值较大。而随着孔径的增大,气流扩散角度也变大,同时由于金属的滤袋的透气性较好,所以 P2(200 mm)



图 2 不同喷吹孔径在 0.5 MPa喷吹压力下不同喷吹高度的侧壁压力峰值

Fig. 2 Lateral peak pressure of different jet distances at different jet nozzle apertures at jet pressure of 0.5 MPa

的压力随之变大。无论喷吹孔径如何变化,在 P3(600 mm)和 P4(1 000 mm)处的压力相差不大(最大 差距仅 196 Pa,最小差距不足 7 Pa),P5(1 400 mm)处的喷吹压力最小。故金属滤袋的中、下部(距 滤袋口 600~1 400 mm)将是清灰困难的区域。

在同一喷吹压力(0.5 MPa)下,不同喷吹孔径有不同的最佳喷吹距离。因此,在各自最佳喷吹距离的条件下,本研究对喷吹孔径与清灰压力分布的关系进行深入分析。

2.2 喷吹孔径对清灰压力分布的影响

图 3 为各喷吹孔径在最佳喷吹距离的条件 下,当喷吹压力为 0.5 MPa 时的不同测点的侧 壁压力峰值。由图 3 可以看出,喷吹孔径为 8 mm 时,在不同测点测得的侧壁压力峰值均 大于其余 4 个喷吹孔径,除了 P1(80 mm)点小 于 10 mm 和 12 mm 孔径。这是因为脉冲喷吹孔 径较大时,压缩空气从喷吹孔瞬间喷出,形成 一股高速气流,喷嘴周围产生了低压区域,压 力转换为动力,诱导产生了二次气流。当诱导 气流向下运动时,滤袋壁阻碍气流发散,动压 转换为静压,侧壁受到的压力增大,因此,产 生 10 mm 和 12 mm 测点 (P1) 侧壁压力峰值较大 的现象。在金属滤袋的整体压力分布中,中、 下部 (600~1 400 mm) 处较为均匀,呈逐步降低



图 3 6、8、10、12 和 14 mm 喷吹孔径、0.5 MPa 喷吹 压力下最佳喷吹高度不同测点的侧壁压力峰值

Fig. 3 Lateral pressures at different measuring points at optimal jet destance and 0.5 MPa jet pressure with jet nozzle apertures of 6, 8, 10, 12 and 14 mm

的趋势,底部(1800 mm)和上部(200 mm)压力较大。这是因为随着气流不断向下运动,由于金属 滤袋的高透气性,气流在运动过程中扩散到滤袋外,并在气流运动过程中,与滤袋壁面接触产生 摩擦,消耗一部分动能,因此,侧壁压力峰值随着距离的增加而减小,中部的侧壁压力较为均 匀。金属滤袋底部压力较大的原因是:由于金属滤袋底部是全封闭的,当压缩气流运动到滤袋底 部时,气流速度瞬间变为零,气体向四周扩散,动压转换为静压。这股发散开的气流和主导气流 共同作用使滤袋底部压力变大。此外,P5(1400 mm)的侧壁压力均小于其他测点,这将是清灰困难 的区域。

表 2 为不同喷吹孔径的侧壁压力峰值标准差。由表 2 可看出,各喷吹孔径标准方差均很大(>0.4),说明金属滤袋的各测点的侧壁压力峰值的差距较大。14 mm 喷吹孔径的标准方差最小,表明其气流分布与别的孔径相比较为均匀。但是由于其侧壁压力较小,所以其虽然稳定但清灰效果却不佳。而 8 mm 和 10 mm 的标准方差差距并不是很大,仅为 0.017。在此情况下,应优先考虑所有测点中较弱势区域的数值大小。根据表 3 列出的 P3(600 mm)、P4(1 000 mm)、P5(1 400 mm)这 3 个较弱点的侧壁压力峰值的对比,可以看出,8 mm 测点的侧壁压力峰值均大于 10 mm,故 8 mm 为金属滤袋的最佳喷吹孔径。

表 2 不同喷吹孔径在 0.5 MPa 下的侧壁压力峰值标准差

Table 2Standard deviation of lateral pressure peaks ofdifferent pulse-jet apertures at 0.5 MPa jet pressure

表 3 8 mm 和 10 mm 的 P3、P4、P5 的侧壁压力峰值 Table 3 Lateral pressure peaks at P3, P4 and P5 with jet apertures of 8 mm and 10 mm

编号	喷吹孔径/mm	标准方差	NEW LA	压	力/Pa
1	6	0.515	测点 —	孔径8 mm	孔径10 mm
2	8	0.453	P3	839.23	787.53
3	10	0.439	D 4	746.85	710 52
4	12	-0.513	14	740.85	/19.52
5	14	0.414	P5	749.32	685.89

2.3 金属滤袋与传统纤维滤袋和滤筒侧壁压力峰值分布规律对比研究

金属滤袋由金属毡纤维制备,与传统滤袋的柔性结构不同,其为刚性结构,所以它的除尘效 果以及侧壁压力分布规律与传统纤维滤袋有不同。将本研究的结果与毕远霞等^[20]研究的 ¢130 mm×2 000 mm 传统纤维滤袋进行对比分析,选取同为 0.5 MPa 压力下的数据。毕远霞等^[20]选取的上、中、下的 3 个点分别为P1(375 mm)、P2(1085 mm)和P3(1800 mm),分别与本研究选取的P2(200 mm)、P4(1000 mm) 和 P6(1 800 mm)进行对比。由比较可知,传统纤维滤袋的侧壁压力峰值自上而下呈现逐渐增大的 趋势,而金属滤袋呈现的是下部>上部>中部的趋势。根据 CHOI 等^[21]的研究,金属过滤原件比陶 瓷过滤原件的压降小6倍。可知金属滤袋的透气性极佳。而根据射流原理,滤袋滤料的透气性会 影响射流的扩散,从而影响滤袋整体的侧壁压力峰值的分布。透气性较好的滤袋会让更多的射流 穿透过滤袋发散出去。因此,透气性更好的金属滤袋的中部的侧壁压力峰值会小于上部。底部的 侧壁压力峰值较大的原因则是,当主要的射流到达底部时,因为滤袋底部均为封闭空间,所以气 流速度瞬间变为零,气体向四周发散,动压转换为静压,导致底部侧壁压力峰值较大。

金属滤袋不同于传统滤袋的柔性结构,金属滤袋从结构上更像半刚性结构的滤筒。将本研究的结果与王岩^[22]研究的 ¢147 mm×2 000 mm 的滤筒进行对比分析,结果如图 4 所示。其中,2 m滤筒数据为喷吹孔径 12 mm、喷吹压力 0.5 MPa 的各点侧壁压力峰值,测点的布置为 P1(100 mm)、P2(200 mm)、P3(600 mm)、P4(1 000 mm)、P5(1 400 mm)、P6(1 800 mm);金属滤袋数据是在喷吹孔径 8 mm、喷吹压力 0.5 MPa 的各测点的侧壁压力峰值。

470

由图 4 可以看出,2000 mm 金属滤袋的侧 壁压力分布规律与2000 mm 滤筒相似。2 m 的金属滤袋和滤筒均呈现自上到下先增大再减 小再升高,底部的压力为最大值的规律。不同 的是,与滤筒比较,金属滤袋的中、下部(距 滤袋口 600~1 400 mm)侧壁压力峰值较低,顶 部(距滤袋口 100 mm)的压力大于中、下部(距 滤袋口 600~1 400 mm),上部(距滤袋口 200 mm) 的压力与顶部(距滤袋口 80 mm)以及中、下部 (距滤袋口 600~1 400 mm)的差距较大。其原因 是,当射流进入滤袋后,气流向外扩散,从而 上部的侧壁压力增大。部分未扩散的气流沿着 滤袋壁面向下移动。金属滤袋的透气性较好,



图 4 2 000 mm 滤筒和滤袋各测点侧壁压力峰值的对比 Fig. 4 Comparison of pressure peaks at each measuring point of filter bag with 2 000 mm filter cartridge

其向下的气流较少,故上部和中、下部的侧壁压力差距较大

3 结论

1) 根据金属滤袋在 6、8、10、12 和 14 mm的不同喷吹孔径以及 50、100、150、200 和 250 mm 的不同喷吹距离、在 0.5 MPa 的脉冲喷吹压力下的侧壁压力峰值,可以看出,随着孔径的增大,侧 壁压力峰值最大部位由下部 (距滤袋口 1 800 mm)向上部 (距滤袋口 200 mm)转化。各喷吹孔径的最 佳喷吹距离依次是 150、200、150、50 和 50 mm,具有由大变小的趋势。

2) 金属滤袋在各喷吹孔径的最佳喷吹距离以及 0.5 MPa 的喷吹压力的条件下,喷吹孔径并非越 小越好。金属滤袋的各部分压力分布较为不均匀,其标准方差均大于 0.41。在喷吹孔径大于 12 mm 之后,各点的侧壁压力峰值下降明显。喷吹孔径小于 8 mm 后,上部的侧壁压力峰值下降显著,8 mm 为最佳脉冲喷吹孔径。

3) 金属滤袋具有透气性好的特性,它不同于传统纤维滤袋的侧壁压力峰值自上而下逐渐增强的趋势,金属滤袋呈现的是下部>上部>中部的趋势。在喷吹距离为200 mm、喷吹压力为0.5 MPa、喷吹孔径为8 mm时,金属滤袋在P1(80 mm)、P2(200 mm)、P3(600 mm)、P4(1 000 mm)、P5(1 400 mm)、P6(1 800 mm)的侧壁压力峰值分别为1 000、1 686、839、746、749 和 2 005 Pa。金属滤袋的中、下部(距滤袋口 600~1 400 mm)清灰将是未来金属滤袋清灰的重点关注部位。

参考文献

- ALLEN R W K, GOYDER H G D, MORRIS K. Modelling media movement during cleaning of pulse-jet fabric filters[J]. Chemical Engineering Research & Design, 1999, 77(3): 223-230.
- [2] KAVOURAS A, KRAMMER G. A model analysis on the reasons for unstable operation of jet-pulsed filters[J]. Powder Technology, 2005, 154(1): 24-32.
- [3] JADOON W A, KHPALWAK W, CHIDYAH R C G, et al. Evaluation of levels, sources and health hazards of road-dust associated toxic metals in jalalabad and kabul cities, Afghanistan[J]. Archives of Environmental Contamination and Toxicology, 2018, 74: 32-45.

- [4] SHIMADA A, MIYAKE K, KENMOTSU Y, et al. Pathological study of pulmonary toxicity induced by intratracheally instilled Asian sand dust (Kosa): Effects of lowered serum zinc level on the toxicity[J]. Folia Histochemica et Cytobiologica, 2018, 56(1): 38-48.
- [5] ZHOU Y, NING X A, LIAO X, et al. Characterization and environmental risk assessment of heavy metals found in fly ashes from waste filter bags obtained from a chinese steel plant[J]. Ecotoxicology & Environmental Safety, 2013, 95(1): 130-136.
- [6] 李霄. 浅谈影响布袋除尘器除尘效果的因素及预防措施[J]. 甘肃冶金, 2016, 38(6): 125-126.
- [7] 杨照玲,李建平,奚正平,等. 超细不锈钢纤维的制备和性能[J]. 稀有金属材料与工程, 2003, 32(9): 748-751.
- [8] KENNETH R, BILLY H, MIKE W, 等. 应用于高温气体过滤的烧结金属过滤器[J]. 产业用纺织品, 2007, 25(9): 22-29.
- [9] 苏娜,杨延安, 左彩霞, 等. 金属纤维毡滤袋在高温烟气除尘领域的优势[J]. 中国环保产业, 2016(2): 35-36.
- [10] 孙鹏, 孟文妍, 白文峰, 等. 除尘用金属纤维烧结毡过滤性能研究[J]. 过滤与分离, 2015(2): 30-32.
- [11] 叶玉奇. 低压脉冲袋式除尘器清灰结构的优化研究[D]. 马鞍山: 安徽工业大学, 2013.
- [12] 靳爽, 刘后启. 脉冲清灰袋收尘器的设计[J]. 水泥技术, 2007(5): 76-82.
- [13] BAT Z, ZHANG D Y. Cleaning pressure characteristics and selection research of pulse filter[J]. Metallurgical Environmental Protection, 2002, 6: 68-69.
- [14] YAN C P, LIU G J, CHEN H Y. Effect of in-duced airflow on the surface static pressure of pleated fabric filter cartridges during pulse jet cleaning[J]. Powder Technology, 2013, 249: 424-430.
- [15] LI S H, ZHOU F B, XIE B, et al. Influence of injection pipe characteristics on pulse-cleaning uniformity in a pleated cartridge filter[J]. Powder Technology, 2018, 328: 264-274.
- [16] HUMPHRIES W, MADDEN J. Fabric filtration for coal-fired boilers: nature of fabric failures in pulse-jet filters[J]. Filtration & Separation, 1983, 20(1): 40-42.
- [17] 王沁淘, 张明星, 赖小林, 等. 高温滤袋的有效清灰强度[J]. 环境工程学报, 2015, 9(3): 1318-1322.
- [18] 童庆, 何宏涛, 刘滨, 等. 袋除尘器的优化设计研究与应用[J]. 水泥, 2013(5): 42-43.
- [19] QIAN Y, BI Y, ZHANG Q, et al. The optimized relationship between jet distance and nozzle diameter of a pulse-jet cartridge filter[J]. Powder Technology, 2014, 266: 191-195.
- [20] 毕远霞, 张留祥, 钱云楼. 喷嘴总面积与喷吹管截面积比对滤袋清灰性能的影响[J]. 环境工程学报, 2017, 11(7): 4200-4216.
- [21] CHOI J H, AHN I S, BAK Y C, et al. Preparation of high porous metal filter element for the fail-safety function[J]. Powder Technology, 2004, 140(1/2): 98-105.
- [22] 王岩. 脉冲喷吹长滤筒除尘器的清灰性能研究[D]. 绵阳: 西南科技大学, 2016.
- (本文编辑:郑晓梅,张利田)

Analysis of factors affecting pressure distribution of pulse jet metal filter bag

QIN Wenqian¹, ZHANG Mingxing^{1,*}, KANG Yan², FU Haifeng¹, HOU Liqiang², ZHANG Xiaoqing², CHEN Haiyan¹

1. School of Environment and Resource, Southwest University of Science and Technology, Mianyang 621010, China

2. Xi'an Filter Metal Materials Co. Ltd., Xi'an 710000, China

*Corresponding author, E-mail: zhangmingxing@swust.edu.cn

Abstract The metal filter bag can be directly used for the filtration of high-temperature flue gas dust, which can solve the environmental and safety problems caused by this dust, and has great significance for the recycling of waste heat energy with the high-temperature flue gas. At present, the pulse-jet parameters of the metal filter bag dust collector are designed according to the traditional fiber filter bag, and the problem of cleaning failure caused by the pulsed instantaneous air flow will occur. In response to this problem, a pulse-jet test platform was used to study the pressure change of a metal filter bag with size of $\phi 130 \text{ mm} \times 2000 \text{ mm}$. The lateral pressure peaks at six positions of this filter: 80, 200, 600, 1 000, 1 400 and 1 800 mm from the bag opening, were collected by a pressure data acquisition system when the injection pressures were 0.2~0.6 MPa, nozzle apertures were $6 \sim 14$ mm and jet distances were $50 \sim 250$ mm. The reasonable parameters for pulse-jet of metal filter bags could be determined. The experimental results show that the optimal pulse-jet nozzle aperture of 2 m-metal filter bag was 8 mm, the optimum jet distance was 200 mm, the optimum jet pressure was 0.5 MPa. Under these conditions the lateral pressure peak values were 1 000, 1 686, 839, 746, 749 and 2 005 Pa at P1 (80 mm), P2 (200 mm), P3 (600 mm), P4 (1 000 mm), P5 (1 400 mm), and P6 (1 800 mm), respectively. The lateral peak pressures of the metal filter bag were in the order of bottom>top>medium. As the jet aperture increased, the optimal jet distance decreased gradually. The dust cleaning at the middle and bottom positions of the metal filter bag (600~1 400 mm from the bag opening) will be the focus in the future. This study could provide a reference for the promotion and development of metal filter bags.

Keywords metal filter bag; high temperature dust removal; waste heat utilization; lateral pressure peak