

基于流体流动参数检测的过滤器滤网分析*

俞瑞利¹, 梁 瑞¹, 周文海¹, 岳守体², 崔本廷², 陈 斐¹, 杨 曦¹

(1. 兰州理工大学石油化工学院 兰州, 730050)

(2. 太原卫星发射中心 太原, 030027)

摘要 为保证航天发射场供气系统管路的洁净度以及管路仪器仪表、压缩机等正常运行,在设备入口前的管道上安装过滤器。先利用无量纲 π 定理,分别对气相流体和固相流体的密度、黏度及流动速度等因素进行无量纲化,得到关于过滤器滤网应变的表达式。用有限元分析软件 Fluent 进行数值模拟,通过改变流体的速度、固体杂质颗粒的质量流量,得到滤网应变与流体的流动速度呈二次函数关系,与固体杂质颗粒的质量流量呈一次函数关系,与 π 定理推导所得公式中体现的规律一致。通过对比不同的气相流体(Air, CH₄, N₂)和不同的滤网材料在相同的流动情况下的滤网应变,发现不同的气相流体对滤网应变有不同的影响,滤网应变随滤网材料弹性模量的增大而减小,与理论推导所得公式中的规律一致。此结论对工程中通过检测流体的流动参数来保护过滤器滤网提供了理论指导,可节省过滤器的检测成本。

关键词 设备; 机械; 仪器; 流动参数; 检测; 量纲分析; 数值模拟; 应变

中图分类号 TH73; TK05

引 言

航天发射试验是一项高科技、高投入、高风险的任务,供气系统作为发射场地面设备的重要组成部分,其良好的稳定性、可靠性是确保试验任务成功的重要保障。管道中的粉尘等固体杂质颗粒随气流运动会磨损压缩机、管道和仪表等,导致其损伤、破坏,影响输气正常运行,故必须严格控制多余物和检查洁净度。一般在泵、压缩机等设备入口的管道上设置安装过滤器来过滤固体杂质,以保证设备能正常运转。国内外对过滤器流场的数值模拟大多结合内部结构复杂的多孔介质模型,采用 Darcy 模型以及该模型的改进形式^[1-3]。该模型无需对流体和固体区域进行区分,采用体积平均法处理方程,而对于温度场的计算,大多采用局部不平衡模型^[4-5]。利用有限元和试验等方法对同种滤料不同结构参数的过滤特性进行模拟,对常见天然气管道过滤器的性能^[6]、不同喷嘴的结构形式对出口流场的压力影响^[7]、气液分离性能^[8]以及褶式滤芯过滤器进行了大量研究^[9-15]。对于过滤器滤网的研究,大多是对圆柱形金属丝网滤芯结合现有的研究方法与技术进行数值模拟^[16-17],通过与试验数据的对比,证明图示化模型的

可行性,而不必用真实的几何模型进行计算^[18-19]。在气体过滤过程中,微流体对滤网的冲击^[20]同样也会影响过滤性能。

管道过滤器作为重要的管路部件,其安全可靠对地面供气系统有非常重要的影响,而过滤器滤网又是重中之重。滤网在流体流动过程中,瞬间的不稳定流动会引起较大的变形,甚至发生局部网丝断裂的破坏现象,使得过滤器失效。滤网的变形量可用滤网应变来表征,故笔者对影响滤网应变的流体参数进行分析。利用无量纲 π 理论,得到在含有固体杂质颗粒的气体流动过程中影响过滤器滤网应变的表达式。利用 Fluent 有限元分析软件,通过改变流体的物理参数以及流动参数,得到滤网应变与流体物理参数、流动参数的关系,并与利用无量纲 π 理论所得公式进行比较,所得规律较吻合。在实际工程中,可通过检测流体的流动参数来保护过滤器滤网,使其持续高效地进行过滤操作。

1 无量纲理论

1.1 无量纲化气相流体对滤网应变的影响模型

含有固体杂质的气体过滤过程中,流体流动阻

* 国家自然科学基金资助项目(51566010);甘肃省自然科学基金资助项目(B061709)

收稿日期:2019-04-11;修回日期:2019-07-04

力会引起滤网变形。将引起滤网应变的气相流体的相关物理量总结为6个^[21],如表1所示。

表1 引起滤网应变变化的气相流体相关物理量
Tab.1 Gas-phase fluid-related physical quantities affecting the strain acting on the filter screen

流体参数	流动参数	滤网参数
密度(ρ_g)	流动速度(u_g)	滤网有效阻拦面积(A)
黏度(μ_g)	流通面直径(d)	滤网材料弹性模量(E_s)

依据量纲分析 π 定理,取 ρ_g, u_g 和 d 为独立量纲,将影响滤网应变的函数模型用7个独立参量组合成的4个无因次组数 π_i 之间的函数关系来表示

$$\begin{cases} \pi_1 = \epsilon_g / \rho_g^0 u_g^0 d^0 \\ \pi_2 = \mu_g / \rho_g u_g d \\ \pi_3 = A / d^2 \\ \pi_4 = E_s / \rho_g u_g^2 \end{cases} \quad (1)$$

因此,流体流动对滤网应变影响的函数关系式可表示为

$$f\left(\epsilon_g, \frac{\mu_g}{\rho_g u_g d}, \frac{A}{d^2}, \frac{E_s}{\rho_g u_g^2}\right) = 0 \quad (2)$$

由无量纲理论可知,不同无因次量 π 的乘积和商比仍为无因次量,取 π_1 进行计算,解得

$$\epsilon_g = f_1\left(\frac{\mu_g}{\rho_g u_g d}, \frac{A}{d^2}, \frac{E_s}{\rho_g u_g^2}\right) \quad (3)$$

整理得

$$\epsilon_g = f_2(Re) \frac{8}{\pi} \frac{\pi d^2 / 4}{A} \frac{\rho_g u_g^2}{2E_s} \quad (4)$$

其中:无量纲项 $f_2(Re) \frac{8}{\pi}$ 为阻力系数,用 λ_g 表示; $\pi d^2 / 4$ 为流通区域的面积,用 S 表示。

故流体对滤网应变的影响可表示为

$$\epsilon_g = \lambda_g \frac{S}{A} \frac{\rho_g u_g^2}{2E_s} \quad (5)$$

1.2 无量纲化固相流体对滤网应变的影响模型

含有固体杂质的气体过滤过程中,流体流动阻力会引起滤网变形。将引起滤网应变的固相流体相关物理量总结为以下7个^[21],如表2所示。

依据量纲分析 π 定理,取 μ_p, u_p 和 E_s 为独立量纲,将影响滤网应变的函数模型用8个独立参量组合成的5个无因次组数 π_i 之间的函数关系来表示

表2 引起滤网应变变化的固体杂质相关物理量

Tab.2 Physical quantities related to solid impurities affecting the strain acting on the filter screen

固体参数	流动参数	滤网参数
密度(ρ_p)	流动速度(u_p)	滤网有效阻拦面积(A)
黏度(μ_p)	流通面直径(d)	滤网材料弹性模量(E_s)
质量流量/ Q_p		

$$\begin{cases} \pi_1 = \epsilon_p / \mu_p^0 u_p^0 E_s^0 \\ \pi_2 = \rho_p / u_p^{-2} E_s \\ \pi_3 = Q_p / \mu_p^2 u_p E_s^{-1} \\ \pi_4 = d / \mu_p u_p E_s^{-1} \\ \pi_5 = A / \mu_p^2 u_p^2 E_s^{-2} \end{cases} \quad (6)$$

因此,固体杂质流动对滤网应变影响的函数关系式可表示为

$$f\left(\epsilon_p, \frac{\rho_p}{u_p^{-2} E_s}, \frac{Q_p}{\mu_p^2 u_p E_s^{-1}}, \frac{d}{\mu_p u_p E_s^{-1}}, \frac{A}{\mu_p^2 u_p^2 E_s^{-2}}\right) = 0 \quad (7)$$

由无量纲理论可知,不同无因次量 π 的乘积和商比仍为无因次量,取 π_1 进行计算,解得

$$\epsilon_p = f_1\left(\frac{\rho_p}{u_p^{-2} E_s}, \frac{Q_p}{\mu_p^2 u_p E_s^{-1}}, \frac{d}{\mu_p u_p E_s^{-1}}, \frac{A}{\mu_p^2 u_p^2 E_s^{-2}}\right) \quad (8)$$

整理得

$$\epsilon_p = f_2\left(\frac{\rho_p u_p d}{\mu_p}\right) \frac{Q_p u_p}{A E_s} \quad (9)$$

其中:无量纲相 $f_2\left(\frac{\rho_p u_p d}{\mu_p}\right)$ 用 λ_p 表示。

故固体杂质颗粒对滤网应变的影响可表示为

$$\epsilon_p = \lambda_p Q_p u_p / A E_s \quad (10)$$

1.3 滤网应变

通过无量纲分析,分别得到了气相流体对滤网应变影响的计算公式以及固相流体对滤网应变影响的计算公式。假设流体速度与固体杂质颗粒的速度相等($u = u_g = u_p$),忽略流体与固体颗粒之间的相互作用,根据流体流动阻力引起的滤网变形,将含有固体杂质的流体流动冲击对过滤器滤网应变的计算公式简写为气相流体流动对滤网产生的应变与固体杂质颗粒流动对滤网产生的应变之和

$$\epsilon = \epsilon_g + \epsilon_p = \lambda_g \frac{S}{A} \frac{\rho_g u^2}{2E_s} + \lambda_p \frac{Q_p u}{A E_s} \quad (11)$$

由式(11)可知,在含有固体杂质颗粒的流动中,当流体流动区域面积和滤网有效阻拦面积一定,可得:

1) 滤网的应变与流体流动速度呈二次函数关系;

2) 滤网的应变与所含固体杂质颗粒的质量流量呈一次函数关系;

3) 滤网的应变与气相流体的物理性质有关;

4) 滤网的应变随滤网材料弹性模量的增大而减小。

2 模型的建立

2.1 物理模型

管道过滤器滤芯一般为圆柱形,但其有限元模型难以表征。基于滤网的结构特点,若将过滤网结构的每根钢丝都建立出来,所得的有限元模型较为复杂,故笔者将过滤网结构抽象为没有刚度的刚单元,来表征过滤网结构的宏观力学性能。将滤芯简化为平面型,再将丝网垫简化为等厚度的圆形丝网垫,进而变为相互平行的丝网^[22],并建立长度为5 mm的流体流道进行模拟分析,如图1所示。

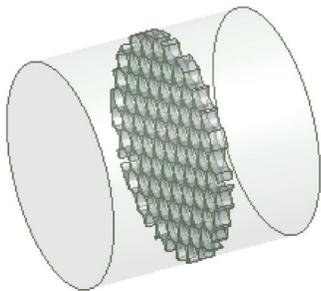


图1 有限元模型

Fig.1 Finite element model

2.2 网格划分

不同的网格划分方法会引起最终计算结果的差异,为使计算可较好地收敛且网格疏密程度对计算结果的影响较小,需要选取较适合本次模拟的网格进行计算分析^[23]。

笔者通过建立4种不同的疏密网格模型进行试计算,在气相流体介质为空气(Air)、入口流速均为10 m/s、固相颗粒物的质量流量为0.05 kg/s、颗粒直径为1 mm、滤网材料的密度为7 850 kg/m³、弹性模量为 2×10^{11} Pa及泊松比为0.35的情况下,对比分析其滤网应变,如表3所示。

网格越密,数值模拟得到的计算结果越准确,但对计算机要求较高,且计算时间较长。以第4种最密网格为参考,对比滤网应变,其结果表明:

表3 不同网格划分下滤网应变的变化

Tab.3 Strain acting on the filter screen for different meshes

参数	流体网格数	滤网网格数	滤网应变
第1种	115 082	11 447	$6.024 0 \times 10^{-8}$
第2种	115 082	21 483	$9.357 5 \times 10^{-8}$
第3种	120 671	21 483	$9.645 7 \times 10^{-8}$
第4种	138 359	21 483	$9.832 4 \times 10^{-8}$

1) 第1种较疏网格在计算过程中残差较大,相比第4种较密网格,所得的滤网最大应变相差约38.7%;

2) 第2、第3种网格划分方式是对滤网网格进行加密处理,与第4种较密网格相比,得到的滤网应变计算结果相差4.8%和1.9%。

综合考虑计算准确度、计算时间及迭代残差,本研究网格模型的网格总数为142 154,对滤网网格进行加密处理,占网格总数的15.1%,如图2所示。

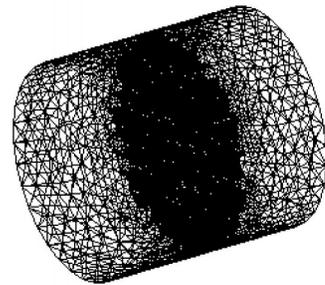


图2 网格划分

Fig.2 Meshing

2.3 边界条件

边界条件如下:

1) 3种气相流体的入口均设置为速度入口,出口设置为自由出口,为对比流体在不同入口速度下对滤网应变的影响,保证其他入射条件相同,且不同的速度入口条件下均为独立算例;

2) 其余各面均设置为无滑移绝热壁面,固体颗粒与流场内壁发生碰撞后被收集,不考虑反弹作用;

3) 采用离散相(discrete phase model,简称DPM)模型定义杂质颗粒的属性,假设颗粒为惰性球形,密度为2 046 kg/m³。

2.4 控制方程

在Fluent-DPM模型中,流体主相视为连续相,次相固体颗粒视为离散相,各项的物理性质保持不变。

2.4.1 连续相连续性方程及动量方程

连续性方程即质量守恒方程,流体流动的连续性方程和动量方程^[24]可表示为

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho_g \alpha) + \frac{\partial}{\partial x_i}(\rho_g \alpha u_i) = 0 \quad (12)$$

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \alpha u_i) + \frac{\partial}{\partial x_j}(\rho \alpha u_i x_j) = -\alpha \frac{\partial p}{\partial u_i} + \frac{\partial}{\partial x_j}(\alpha \tau_{ij}) + \rho \alpha g_i + F_i \quad (13)$$

其中: α 为连续流体的体积率; ρ_g 为流体相密度; p 为静压; u_i 为流体相在笛卡尔坐标*i*方向上的流速分量; g_i 为坐标*i*方向上的体积力; τ_{ij} 为黏性应力张量; F_i 为连续相与离散相的相互作用力。

2.4.2 离散相运动方程

颗粒作用力平衡方程在笛卡尔坐标系下的形式^[25]为

$$\frac{du_p}{dt} = F_D(u_g - u_p) + \frac{g_x(\rho_p - \rho_g)}{\rho_p} + F_x \quad (14)$$

$$\frac{dx}{dt} = u_p \quad (15)$$

其中: u_g 为连续相在*x*方向的速度; ρ_p 为离散相颗粒在*x*方向的密度; u_p 为离散相颗粒速度; F_D 为颗粒的单位质量阻力; F_x 为*x*方向的其他作用力。

颗粒的单位质量阻力 F_D 表达式为

$$F_D = \frac{18\mu_g C_D Re}{\rho_p d_p^2} \frac{C_D Re}{24} \quad (16)$$

其中: C_D 为阻力系数; μ_g 为连续相动力黏度; d_p 为离散相颗粒粒径; Re 为雷诺数。

2.4.3 $k-\epsilon$ 湍流模型

考虑到管道内多相流介质的混合效果,气固相存在自由流状态,故选择 Realizable $k-\epsilon$ 湍流模型对动量模型方程进行封闭求解。湍动能及其耗散率运输方程^[26]为

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho k) + (\rho k u_i) = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\left(\mu + \frac{\mu_t}{\alpha_k} \right) \frac{\partial k}{\partial x_j} \right] + G_K + G_b - \rho \epsilon - Y_M \quad (17)$$

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \epsilon) + \frac{\partial}{\partial x_i}(\rho \epsilon u_i) = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\left(\mu + \frac{\mu_t}{\alpha_\epsilon} \right) \frac{\partial \epsilon}{\partial x_j} \right] - \rho C_{2\epsilon} \frac{\epsilon^2}{k + \sqrt{\nu \epsilon}} + C_{1\epsilon} \frac{\epsilon}{k} C_{3\epsilon} G_b \quad (18)$$

其中: k 为湍动能; ϵ 为耗散率; μ_i 为*i*方向的速度分量; x_i, x_j 分别为*i*和*j*方向上的坐标分量; μ_t 为湍流黏度; G_K 为速度引起的湍动能生成项; G_b 为浮力引起的湍动能生成项; Y_M 为可压缩湍流脉动膨胀对总的耗散率影响; $\alpha_k, \alpha_\epsilon$ 分别为湍动能及其耗散率的湍

流普朗特数; $C_{1\epsilon}, C_{2\epsilon}, C_{3\epsilon}$ 为常数。

当浮力应力层中速度方向与重力方向相同时, $C_{3\epsilon}$ 的值为1;当浮力应力层中速度方向与重力方向垂直时, $C_{3\epsilon}$ 的值为0。

2.4.4 流固耦合

流固耦合基于牛顿第三定律。在一个流动过程中,颗粒对流体的作用力与流体对颗粒的作用力存在差异。为减小差异,采用式(19)计算空隙率^[27]

$$\epsilon_{3d} = 1 - \frac{\sqrt{2}}{\sqrt{\pi \sqrt{3}}} (1 - \epsilon_{2d})^{\frac{3}{2}} \quad (19)$$

其中: ϵ_{2d} 为二维系统空隙率。

颗粒对流体的作用力为

$$F_{\text{total}} = \varpi(\epsilon_i) \frac{h^2}{\Delta t} B \sum_{i=1}^8 \Omega^5 e_i \quad (20)$$

其中: ϖ 为修正因子; B 为权函数; ϵ_i 为气体空隙率; Δt 为时间步长; e_i 为*i*方向的离散速度。

流体对颗粒施加的作用力为

$$F_{y,i} = \begin{cases} \left[150 \frac{(1 - \epsilon_i) \mu_g}{\epsilon_i} \frac{\rho_g}{d_p^2} + 1.75 \frac{\rho_g |u_g - u_p|}{d_p} \right] (u_g - u_p) V_p & (\epsilon_i \leq 0.8) \\ \frac{3}{4} C_d \frac{\epsilon_i V_p \rho_g}{d_p} |u_g - u_p| \epsilon_i^2 (u_g - u_p) & (\epsilon_i > 0.8) \end{cases} \quad (21)$$

其中: μ_g 为流体黏度; V_p 为颗粒体积; C_d 为有效曳力系数,且 $C_d = C_d \epsilon_i^{-4.46}$ 。

$$C_d = \begin{cases} \frac{24}{Re_p} (1 + 0.15 Re_p^{0.687}) & (Re_p \leq 1000) \\ 0.44 & (Re_p > 1000) \end{cases} \quad (22)$$

颗粒 Reynolds 数为

$$Re_p = \frac{\epsilon_i \rho_g |u_g - u_p| d_p}{\mu_g} \quad (23)$$

在流固耦合界面处,滤网的动力学方程^[28]可以由牛顿第二定律导出

$$\rho_s \mathbf{a}_s = \boldsymbol{\tau}_s + \mathbf{F}_s \quad (24)$$

其中: ρ_s 为滤网的密度; \mathbf{a}_s 为滤网的速度矢量; $\boldsymbol{\tau}_s$ 为滤网应力; $\boldsymbol{\sigma}_s$ 为滤网的柯西应力张量; \mathbf{F}_s 为滤网的体积力矢量。

2.5 基本假设

针对本研究模拟,做出如下假设:

- 1) 流动过程中,所建几何模型不发生形变;
- 2) 由于颗粒较小,质量流量较小,故不考虑

重力;

3) 因入口距滤网较近,假设流体入口速度等于流体接触滤网的速度;

4) 入口气相流体的速度等于固相流体的速度。

3 分析与讨论

3.1 不同流体速度对滤网应变的影响

当气相流体为空气,固体杂质颗粒的直径为1 mm,质量流量为0.05 kg/s,滤网材料的密度为7 850 kg/m³,弹性模量为2×10¹¹ Pa,泊松比为0.35,在不同的流体速度冲击下,滤网的应变云图如图3所示。

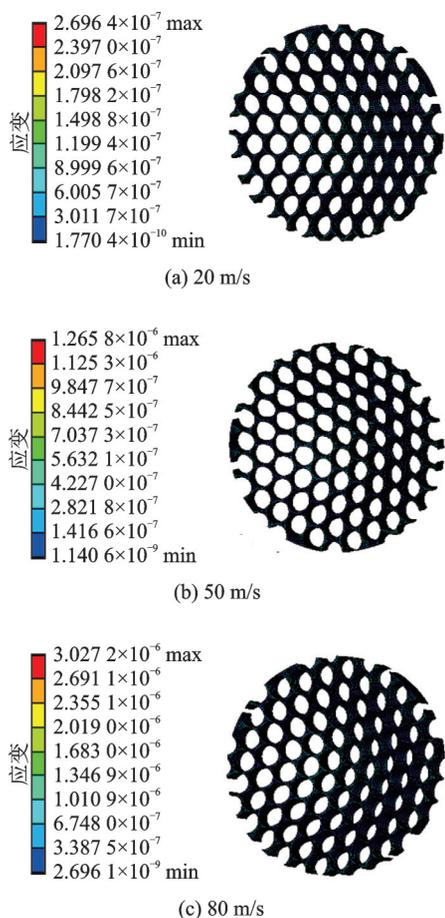


图3 不同流体速度下的滤网应变

Fig.3 Filter screen strain at different fluid velocities

当气相流体分别为空气(Air)、甲烷(CH₄)和氮气(N₂)时,在相同的固体杂质颗粒参数(颗粒直径为1 mm、质量流量为0.05 kg/s)和相同的滤网材料(密度为7 850 kg/m³、弹性模量为2×10¹¹ Pa、泊松比为0.35)下,滤网的最大应变分别如图4~6所示,滤网的最大变形量随流体入口速度的变化情况分别

如图7~9所示。

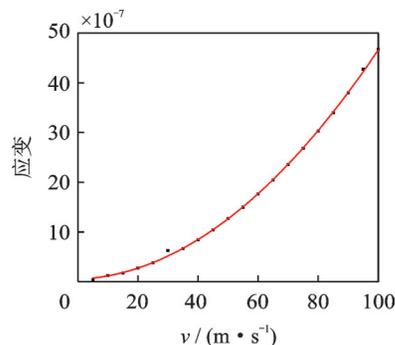


图4 滤网最大应变随空气入口速的变化情况

Fig.4 The maximum strain of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of air

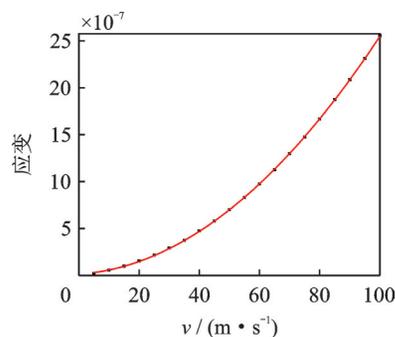


图5 滤网最大应变随甲烷入口速度的变化情况

Fig.5 The maximum strain of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of methane

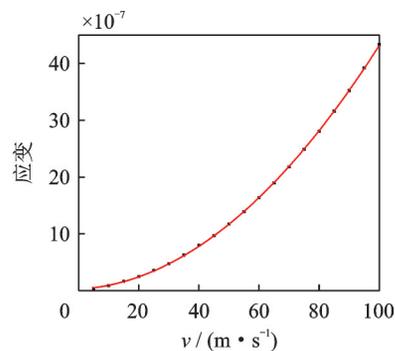


图6 滤网最大应变随氮气入口速度的变化情况

Fig.6 The maximum strain of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of nitrogen

通过比较图4与图7、图5与图8、图6与图9可以看出,滤网的应变与最大变形量有相同的规律。当气相流体为空气(Air)、甲烷(CH₄)和氮气(N₂)、固体杂质颗粒的颗粒直径为1 mm、质量流量为0.05 kg/s、滤网材料的密度为7 850 kg/m³、弹性模量为2×10¹¹ Pa、泊松比为0.35时,流通面的面积不变,滤网的有效阻拦面积不变,只改变流体的流动速度,通过拟合,得到滤网最大应变关于流体入口速度

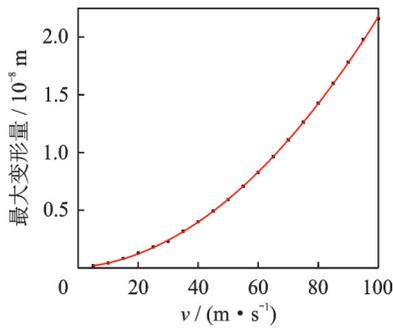


图7 滤网最大变形量随空气入口速度的变化情况

Fig.7 The maximum deformation of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of air

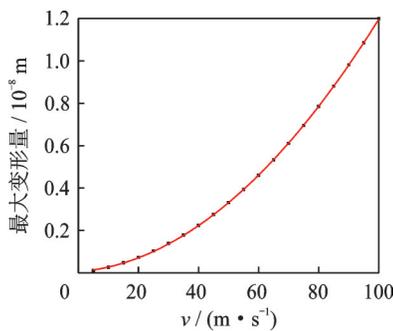


图8 滤网最大变形量随甲烷入口速度的变化情况

Fig.8 The maximum deformation of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of methane

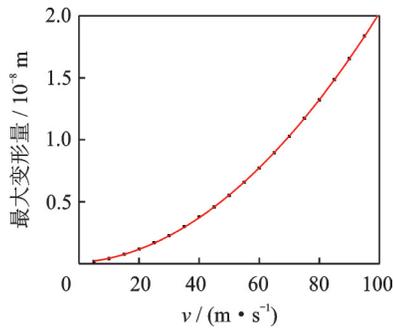


图9 滤网最大变形量随氮气入口速度的变化情况

Fig.9 The maximum deformation of the filter screen changes with the fluid inlet velocity of nitrogen

的函数表达式如下。

空气(Air)

$$y = 0.004 2x^2 + 0.044 7x \quad (R^2=0.999 5)$$

甲烷(CH₄)

$$y = 0.002 3x^2 + 0.026 4x \quad (R^2=0.999 9)$$

氮气(N₂)

$$y = 0.003 9x^2 + 0.038 6x \quad (R^2 = 0.999 9)$$

由拟合的公式可以看出,无论何种气相流体,通过改变流体的入口速度,得到滤网最大应变与流体流动速度呈二次函数关系,而且拟合度较高。此结论与利用无量纲 π 定理推导得出的关于滤网最大应

变与流体流动速度的量级一致。

3.2 不同固体杂质颗粒质量流量对滤网应变的影响

当流体的入口速度保持10 m/s不变,固体杂质颗粒的颗粒直径不变,滤网材料(密度为7 850 kg/m³、弹性模量为 2×10^{11} Pa、泊松比为0.35)不变,气相流体分别为空气(Air)、甲烷(CH₄)和氮气(N₂)时,滤网最大应变随固体杂质颗粒质量流量的变化趋势分别如图10~12所示。

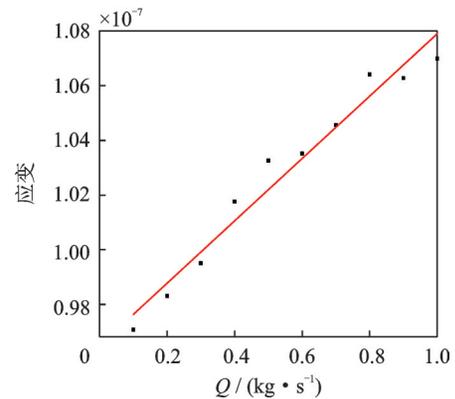


图10 空气中杂质颗粒的质量流量对滤网最大应变的影响
Fig.10 The influence of the mass flow of impurity particles in the air on the maximum strain of the filter

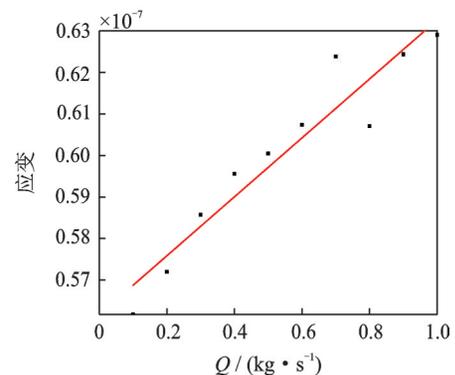


图11 甲烷中杂质颗粒的质量流量对滤网最大应变的影响
Fig.11 The influence of the mass flow of impurity particles in the methane on the maximum strain of the filter

当气相流体为空气(Air)、甲烷(CH₄)和氮气(N₂)、流体的入口速度为10 m/s、固体杂质颗粒的颗粒直径为1 mm、滤网材料的密度为7 850 kg/m³、弹性模量为 2×10^{11} Pa、泊松比为0.35时,流通面的面积不变,滤网的有效阻拦面积不变,只改变固体杂质颗粒的质量流量。通过拟合,得到滤网最大应变关于固体杂质颗粒质量流量的函数表达式如下。

空气(Air)

$$y = 0.114x + 0.965 \quad (R^2 = 0.963 6)$$

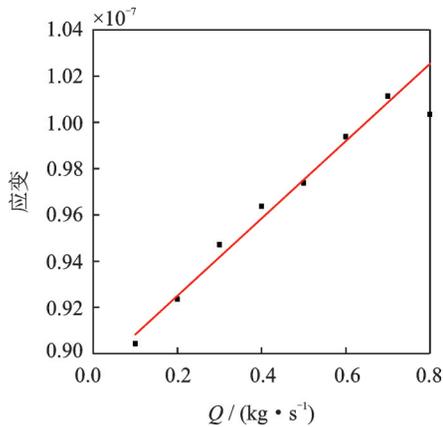


图 12 氮气中杂质颗粒的质量流量对滤网最大应变的影响
Fig.12 The influence of the mass flow of impurity particles in the nitrogen on the maximum strain of the filter

甲烷(CH₄)

$$y = 0.071x + 0.5617 \quad (R^2 = 0.9076)$$

氮气(N₂)

$$y = 0.1672x + 0.8916 \quad (R^2 = 0.9573)$$

由拟合的公式可知,无论何种气相流体,在速度等参数不变时,只改变固体杂质颗粒的质量流量,得到滤网最大应变与固体杂质颗粒的质量流量呈一次函数关系,且拟合度较好。这种规律与利用无量纲 π 定理推导得出的关于滤网最大应变与固体杂质颗粒质量流量的量级一致。

3.3 在相同流动下不同气相流体对滤网应变的影响

为探究不同的气相流体在相同流动情况和相同滤网材料下滤网应变的变化情况,对比了不同气相流体的物理参数,具体数据如表 4 所示。

表 4 不同气相流体的物理参数
Tab.4 Physical parameters of different gas-phase fluids

流体	密度/ (kg·m ⁻³)	比热/(J· kg ⁻¹ K ⁻¹)	导热系数/ (W·m ⁻¹ K ⁻¹)	黏度/ (10 ⁻⁵ kg· ms ⁻¹)	偏心 因子
Air	1.225 0	1 006	0.024 2	1.789 4	0.033
N ₂	1.138 0	2 231	0.024 2	1.663 0	0.037
CH ₄	0.667 9	1 038	0.033 2	1.087 0	0.011

由表 4 可知,3 种气相流体的物理参数各不相同。其中:密度为 Air>N₂>CH₄;比热为 N₂>CH₄>Air;导热系数为 CH₄>Air=N₂;黏度为 Air>N₂>CH₄;偏心因子为 N₂>Air>CH₄。

对比 3 种不同的气相流体在相同的流动条件、不同的入口速度(20,40,60,80,100 m/s)下滤网的

最大应变,如图 13 所示。

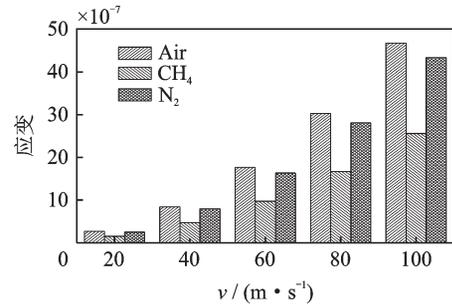


图 13 不同气相流体对滤网最大应变的对比图
Fig.13 Comparison of the maximum strain acting on the filter screen for different gas-phase fluids

由图 13 可知,当流动参数、滤网参数保持不变,在相同的流体入口速度下,滤网最大应变为 Air>N₂>CH₄。由表 4 可知,气相流体的密度和黏度也是相同的规律,但影响流动的气相流体的物理参数较多,无法确定影响因素仅仅是密度和黏度。综上所述,在流动参数、滤网参数不变的情况下,不同的气相流体对滤网的应变有不同的影响。

3.4 在相同流动下不同滤网材料参数对滤网应变的影响

为探究不同的滤网材料在相同流动情况下滤网应变的变化情况,对比了不同滤网材料的物理参数,如表 5 所示。

表 5 不同滤网材料的物理参数
Tab.5 Physical parameters of materials of different filter screen

材料	密度/(kg·m ⁻³)	弹性模量/10 ¹¹ Pa	泊松比
A	7 850	2.00	0.30
B	8 910	1.08	0.35
C	7 830	1.50	0.28

由表 5 可知,3 种滤网材料的物理参数各不相同。其中:密度为 B>A>C;弹性模量为 A>C>B;泊松比为 B>A>C。

气相流体介质为空气,对比 3 种不同的滤网材料在相同的流动条件、不同的入口速度(20,40,60,80,100 m/s)下滤网的最大应变,如图 14 所示。

由图 14 可知,当流动参数不变,同一种气相流体在相同的流体入口速度下,滤网最大应变为 B>C>A。由表 5 可知,滤网材料的弹性模量是相反的规律。由此可得,滤网的应变随滤网的弹性模量的增大而减小,此结论与利用无量纲 π 定理推导得出

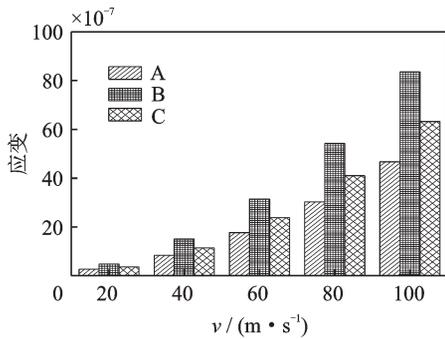


图14 不同滤网材料下滤网最大应变对比图

Fig.14 Comparison of the maximum strain acting on the filter screen for different materials of filter screen

的公式中体现的规律一致。

4 结论

1) 通过对气相流体和固相流体的密度及黏度、流体的流动速度、流通面直径等因素进行无量纲化,得到滤网应变与流体的流动速度呈二次函数关系,与固体杂质颗粒的质量流量呈一次函数关系,与气相流体的物理性质有关,随滤网材料弹性模量的增大而减小。

2) 在所模拟的同一种气相流体流动中,保持固体杂质颗粒的质量流量、颗粒直径等因素不变,只改变流体的入口速度,得到滤网最大应变与流体流动速度呈二次函数关系,与无量纲 π 理论推导所得公式中滤网应变与流体流动速度的量级一致。

3) 在相同的气相流体流动中,保持流体的速度、固体杂质颗粒的直径等因素不变,只改变固体杂质颗粒的质量流量,通过模拟,得到滤网最大应变与固体杂质颗粒的质量流量呈一次函数关系,此结论与无量纲 π 理论推导所得公式中滤网应变与固体杂质颗粒的质量流量的量级一致。

4) 保持流体的速度、固体杂质颗粒的质量流量、颗粒直径等因素不变,对比空气(Air)、甲烷(CH_4)和氮气(N_2)3种不同的常见气相流体,得到滤网的应变与气相流体的物理性质相关的结论,与无量纲 π 理论所得公式中体现的结论一致。

5) 在同一种气相流体流动中,保持流体的速度、固体杂质颗粒的质量流量、颗粒直径等因素不变,只改变滤网材料,通过模拟,得到滤网的应变随滤网弹性模量的增大而减小,与无量纲 π 理论推导所得公式中滤网应变与滤网弹性模量的关系一致。

参 考 文 献

- [1] SAEID N, POP I. Transient free convection in a square cavity filled with a porous medium [J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2004, 47 (8/9): 1917-1924.
- [2] SATHIYAMOOPHY M, BASAK T, ROY S, et al. Steady natural convection flow in a square cavity filled with a porous medium for linearly heated side wall (s) [J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2007, 50(9/10):1892-1901.
- [3] KUMARI K, NATH G. Unsteady natural convection flow in a square cavity filled with a porous medium due to impulsive change in wall temperature [J]. Transport in Porous Media, 2009, 77(3):463-474.
- [4] BAYTAS A C, POP I. Free convection in a square porous cavity using a thermal nonequilibrium model [J]. International Journal of Thermal Sciences, 2002, 41(9): 861-870.
- [5] AL-AMIRI M A. Natural convection in porous enclosures: the application of the two-energy equation model [J]. Numerical Heat Transfer (Part A), 2002, 41(8): 817-834.
- [6] 张剑波, 翁军利, 宋丽丽, 等. 不同类型溶液过滤器在天然气净化装置中的应用 [J]. 天然气工业, 2006, 26(9):147-149.
ZHANG Jianbo, WENG Junli, SONG Lili, et al. Numeric simulation of the dispersion for continuous release of LNG heavy gas [J]. Natural Gas Industry, 2006, 26(9): 147-149. (in Chinese)
- [7] 张星, 陈鸿海, 姬忠礼. 高温过滤器用脉冲反吹喷嘴出口流场特性分析 [J]. 机械工程学报, 2009, 45(10): 96-100.
ZHANG Xing, CHEN Honghai, JI Zhongli. Characterization of flow field in the exit of pulse jet nozzle for high-temperature filtrating [J]. Journal of Mechanical Engineering, 2009, 45(10): 96-100. (in Chinese)
- [8] 李柏松, 姬忠礼, 陈洪玉. 天然气过滤器气液分离性能的实验研究 [J]. 天然气工业, 2007, 27(10): 123-125.
LI Baisong, JI Zhongli, CHEN Hongyu. Experimental studies on gas/liquid separation performance of natural gas filters [J]. Natural Gas Industry, 2007, 27(10): 123-125. (in Chinese)
- [9] CHEN D R, PUI D Y H, LIU B Y H. Optimization of pleated filter designs using a finite-element numerical model [J]. Aerosol Science and Technology, 1995, 23(4): 579-590.
- [10] SUBRENAT A, BELLETTRE J, CLOIREC P L. 3D numerical simulations of flows in a cylindrical pleated filter packed with activated carbon cloth [J]. Chemical Engineering Science, 2003, 58(22): 4965-4973.
- [11] TOBIAS L, HEINZ F. The prediction of filtration performance of high efficiency gas filter elements [J]. Chemical Engineering Science, 1996, 51(8): 1199-1208.
- [12] STEFFENS J, COURTY J R. Collection efficiency of

- fiber filters operating on the removal of nano-sized aerosol particles(I): homogeneous fibers[J]. Separation & Purification Technology, 2007, 58(1): 99-105.
- [13] STEFFENS J, COURY J R. Collection efficiency of fiber filters operating on the removal of nano-sized aerosol particles (II) : heterogeneous fibers [J]. Separation & Purification Technology, 2007, 58(1) : 106-112.
- [14] FOTOVATI S, VAHEDI TAFRESHI H, POURDEYHIMI B. A macroscale model for simulating pressure drop and collection efficiency of pleated filters over time[J]. Separation and Purification Technology, 2012(98): 344-355.
- [15] FOTOVATI S, HOSSEINI S A, VAHEDI TAFRESHI H. Modeling instantaneous pressure drop of pleated thin filter media during dust loading [J]. Chemical Engineering Science, 2011(66) : 4036-4046.
- [16] HOLMES T L, CHEN G K. Design and selection of spray/mist elimination equipment [J]. Chemical Engineering, 1984, 91(21): 82-89.
- [17] GERRARD M, PUC G, SIMPSON E, et al. Optimize the design of wire-mesh separators [J]. Chemical Engineering, 1986, 93(21): 91-93.
- [18] FRORD D, WILCOCK E, DAVIES G A. A stochastic model to describe the operation of knitted mesh mist eliminators, computation of separation efficiency [J]. Chemical Engineering Research and Design, 1993, 71(A3): 282-295.
- [19] 孙海鸥, 郑洪涛, 刘顺隆. 气水分离器网垫级阻力特性的数值模拟[J]. 哈尔滨工程大学学报, 2000, 21(4): 10-12.
SUN Haiou, ZHENG Hongtao, LIU Shunlong. Numerical simulation of the resistance characteristics of multilayer gauze stage in moisture separator[J]. Journal of Harbin Engineering University, 2000, 21(4): 10-12. (in Chinese)
- [20] 张薇, 牛风雷, 郭张鹏, 等. 微流体惯性冲击器过滤性能模拟计算[J]. 原子能科学技术, 2017, 51(12): 2113-2117.
ZHANG Wei, NIU Fenglei, GUO Zhangpeng, et al. Numerical simulation of performance of microfluidic inertial impactor[J]. Atomic Energy Science and Technology, 2017, 51(12): 2113-2117. (in Chinese)
- [21] 罗坤, 王浩, 樊建人, 等. 颗粒对湍流影响的无量纲分析[J]. 工程热物理学报, 2012, 33(10): 1711-1714.
LUO Kun, WANG Hao, FAN Jianren, et al. No-dimension analysis of effects particles on turbulence [J]. Journal of Engineering Thermophysics, 2012, 33(10): 1711-1714. (in Chinese)
- [22] 王忠义, 任翱宇, 王纪达, 等. 管道过滤器流场数值模拟与实验[J]. 华中科技大学学报(自然科学版), 2015, 43(1): 75-79.
WANG Zhongyi, REN Aoyu, WANG Jida, et al. Numerical simulation and experiment of the pipe filter flow field[J]. Journal of Huazhong University of Science and Technology (Natural Science Edition), 2015, 43(1): 75-79. (in Chinese)
- [23] 康顺, 石磊, 戴丽萍, 等. CFD模拟的误差分析及网格收敛性研究[J]. 工程热物理学报, 2010, 31(12): 2009-2013.
KANG Shun, SHI Lei, DAI Liping, et al. Analyse of CFD simulation error and study of grid convergence[J]. Journal of Engineering Thermophysics, 2010, 31(12): 2009-2013. (in Chinese)
- [24] 李静雅, 徐力生, 徐蒙. 基于CFD-DPM耦合法新型差压密度计中水泥浆液流动特性分析[J]. 中南大学学报(自然科学版), 2017, 48(5): 1308-1315.
LI Jingya, XU Lisheng, XU Meng. Flow characteristics analysis of grout in new type differential pressure densimeter based on CFD-DPM coupling method [J]. Journal of Central South University (Science and Technology), 2017, 48(5): 1308-1315. (in Chinese)
- [25] 李德顺, 王成泽, 李银然, 等. 风沙环境下风力机叶片冲蚀磨损的数值研究[J]. 太阳能学报, 2018, 39(3): 627-632.
LI Deshun, WANG Chengze, LI Yinran, et al. Numerical simulation of wind turbine blade erosion in sandy environment [J]. Acta Ener gia Solaris Sinica, 2018, 39(3): 627-632. (in Chinese)
- [26] 金浩哲, 刘文文, 偶国富, 等. 加氢空冷器注剂T型管内气-液流动特性的数值模拟[J]. 石油学报(石油加工), 2017, 33(5): 910-918.
JIN Haozhe, LIU Wenwen, OU Guofu, et al. Numerical simulation of gas-liquid flow characteristics of injection T-tube in hydrogenation reactor effluent air cooler systems [J]. Acta Petrolei Sinica (Petroleum Processing Section), 2017, 33(5): 910-918. (in Chinese)
- [27] 李斌, 张尚彬, 张磊. 基于LBM-DEM的鼓泡床内气泡-颗粒动力学数值模拟[J]. 化工学报, 2018, 69(9): 3843-3850.
LI Bin, ZHANG Shangbin, ZHANG Lei. Numerical simulation of bubble-particle flow in bubbling bed based on LBM-DEM [J]. CIESC Journal, 2018, 69(9) : 3843-3850. (in Chinese)
- [28] 朱俊, 周政霖, 刘作华, 等. 刚柔组合搅拌桨强化流体混合的流固耦合行为[J]. 化工学报, 2015, 66(10): 3849-3856.
ZHU Jun, ZHOU Zhenglin, LIU Zuohua, et al. Fluid-structure interaction in liquid mixing intensified by flexible-rigid impeller [J]. CIESC Journal, 2015, 66(10) : 3849-3856. (in Chinese)



第一作者简介:俞瑞利,男,1994年11月生,硕士生。主要研究方向为化工管道稳定性分析、检测和流体力学计算。
E-mail:18809425883@163.com

通信作者简介:梁瑞,男,1968年9月生,博士、硕士生导师。主要研究方向为化工管道稳定性分析、检测和流体力学计算。
E-mail:liangr@lut.cn