УДК 621.527

ХАРАКТЕРИСТИКИ И РАСЧЕТ ЭЖЕКЦИОННОГО ПНЕВМОЗАТВОРА

Е.К. СПИРИДОНОВ, Е.А. ГРИШИНА, А.В. ПОДЗЕРКО

(Южно-Уральский государственный университет)

Представлена расчетная модель и даны основные характеристики энерционного пневмозатвора. Разработан метод выбора пневмозатвора с минимальным энергопотреблением.

Ключевые слова: пневмозатвор, газодинамика, струйные течения, эжекционные аппараты, характеристики, расчет параметров.

Введение. На многих предприятиях остро стоит экологическая проблема токсичных выбросов продуктов реакций в окружающую среду. Одним из способов решения проблемы может являться использование пневматических запирающих устройств (пневмозатворов), обладающих высокой надежностью и производительностью.

Основная часть. На рис.1 приведена схема типового реактора с боковой загрузкой твердого сыпучего вещества. Избыточное давление, возникающее в реакторе в процессе работы, способствует появлению вредных выбросов в окружающую среду через канал загрузки. Установка пневмозатвора на узле загрузки позволит предотвратить вынос вредных газов в помещение цеха [1].



Рис. 1. Печь с противодавлением

В данной статье представлены расчетная модель и основные характеристики эжекционного пневмозатвора. В качестве исходной была принята схема газового струйного аппарата с центральным сверхзвуковым соплом (рис.2). Основным параметрам потока (абсолютные давление p и температура T, плотность ρ , средняя скорость потока V, площадь A) присваиваются индексы, соответствующие номеру сечения на рис.2.



Рис.2. Расчетная схема эжекционного пневмозатвора

В зависимости от противодавления в реакторе p_5 возможны различные режимы работы пневмозатвора [1]. В качестве расчетного был принят режим, при котором противодавление со стороны рабочей камеры достигает предельного значения ($p_5 = p_{np}$), эжектирование газа со стороны патрубка загрузки прекращается, и поступление сырья в реактор осуществляется под действием силы тяжести. На этом режиме перепад давлений, развиваемый аппаратом, достигает максимального значения. Преобразуя типовую характеристику газового инжектора [2] в соответствии с указанными условиями, получаем:

$$\frac{p_5 - p_2}{p_2} = \frac{\Delta p_{52}}{p_2} = k \Pi_* \Omega_* \frac{p_1}{p_2} \left[\varphi_0 \varphi_3 \lambda_0 - \varepsilon_* \left(\frac{1}{\varphi_4} - 0.5 \right) \Omega_* \frac{v_5}{v_1} \right].$$
(1)

В этом выражении относительная площадь горловины сопла $\Omega_* = A_*/A_3$ – основной геометрический параметр эжекционного пневмозатвора; ϕ_0 , ϕ_3 и ϕ_4 – коэффициенты скорости сопла, рабочей камеры и диффузора (при гидравлически совершенном исполнении элементов проточной части $\phi_0=0.95$; $\phi_3=0.875$; $\phi_4=0.81$); Π_* , ε_* – критические значения газодинамических функций давления и плотности; k – постоянная адиабаты. Для воздуха $\Pi_* = 0.528$; $\varepsilon_*=0.634$, k=1,4.

Удельный массовый расход активного воздуха в расчете на единицу площади смесительной камеры в соответствии с уравнением неразрывности [2] имеет вид:

$$\frac{m_1}{A_3} = \frac{k\Pi_*}{V_*} \Omega_* p_1,$$
(2)

где критическая скорость газового потока:

$$V_* = \sqrt{\frac{2\,kRT_1}{k+1}} \,. \tag{3}$$

Подставляя в уравнения (1) и (2) числовые значения коэффициентов скорости φ , постоянной адиабаты k, газодинамических функций ε_* и Π_* , принимая во внимание уравнение состояния совершенного газа и формулу (3), получаем после преобразования систему уравнений:

$$0,615\,\Omega_*\lambda_0\,\frac{p_1}{p_2} - 0,344\,\Omega_*^2\,\frac{p_1^2}{p_2p_5}\frac{T_5}{T_1} - \frac{p_5 - p_2}{p_2} = 0;\tag{4}$$

$$\frac{m_1}{A_3} = 0.04 \frac{\Omega_* p_1}{\sqrt{T_1}} \,. \tag{5}$$

Уравнения (4) и (5) являются аналитическим выражением характеристики эжекторного пневмозатвора, устанавливающим зависимость относительной площади горловины сопла Ω_* и удельного расхода воздуха m_1/A_3 от абсолютных давления в приемной камере пневмозатвора p_2 , противодавления p_5 и температуры активного воздуха T_1 .

Некоторые результаты расчетов по уравнениям (4) и (5) представлены на рис.3 в виде графиков зависимости массового расхода активного воздуха m_1 от температуры перед соплом T_1 при различных площадях горловины сопла A_* и давлениях питания p_1 . При этом в качестве расчетных были приняты следующие условия работы пневмозатвора: диаметр смесительной камеры (загрузочной трубы) $D_3 = 300$ мм; максимальное абсолютное давление на выходе аппарата $p_5=115$ кПа; абсолютное давление в приемной камере $p_2=100$ кПа.

Из графиков видно, что с увеличением температуры воздуха перед соплом *T*₁ существенно снижаются массовые расходы эжектора *m*₁ и, следовательно, повышается экономичность пневмозатвора. Таким образом, целесообразно использовать энергию тепла, выделяющегося в реакторе. Это позволяет конструктивная схема аппарата, приведенная на рис. 4 [3]. Особенностью данной конструкции является подвод активного газа со стороны реактора через кольцевой зазор между

 m_1 , кг/с 2,9 *p*₁=300 кПа; *A*_{*}=5650 мм² 2,7 *p*1=400 кПа; *А*∗=3770 мм² 2,5 2,3 2,1 *p*₁ = 500 кПа; *A**=2825 мм² 1,9 1,7 450 650 550 750 850 **T**₁, K

корпусом и камерой смешения с одновременным подогревом. Кроме того, кольцевой подвод активного газа снижает износ проточной части аппарата твердой фракцией эжектируемой смеси.

Рис.3. Зависимость массового расхода активного воздуха от температуры



Исследование удобнее проводить, используя безразмерные характеристики, а к размерным параметрам переходить на этапе профилирования проточной части аппарата.

Для получения безразмерной характеристики введем следующие параметры: $\epsilon_{12}=p_1/p_2$ – степень падения давления на сопловом устройстве; $\epsilon_{52}=p_5/p_2$ – степень повышения давления пассивного потока; $\Psi_{\rm T}=T_5/T_1$ – соотношение температур.

После подстановки в уравнение (4) получаем:

$$0,615\Omega_*\lambda_0\varepsilon_{12} - 0,344\Omega_*^2 \frac{\varepsilon_{12}^2}{\varepsilon_{52}}\Psi_T - \varepsilon_{52} + 1 = 0.$$
 (6)

Результаты расчета относительной площади сопла Ω_* для воздуха (k=1,4; R=287 Дж/кг·К) при одинаковых температурах активного газа и смеси в реакторе ($\Psi_T = 1$), различных значениях степени падения давления на сопловом устройстве ε_{12} и степени повышения давления пассивства кривых на рис 5

Рис.4. Эжекционный пневмозатвор с кольцевым соплом (пат. № 90547)

ного потока ϵ_{52} показаны в виде семейства кривых на рис.5.

Влияние соотношения температур смеси в реакторе и активного газа на зависимость относительной площади сопла Ω_* от степени падения давления ϵ_{12} при различных значениях ϵ_{52} показано на рис.6. При этом в каждой группе графиков (при одинаковом ε_{52}) нижняя линия соответствует значению Ψ_T =1, средняя линия – Ψ_T =2, а верхняя – Ψ_T =3.



Из графиков на рис.6 видно, что при постоянном падении давления на сопловом устройстве ε_{12} повышение температуры T_5 в реакторе вызывает увеличение площади проходного сечения горловины сверхзвукового сопла A_* , что можно объяснить большим потребным расходом активного воздуха. Вместе с тем при постоянных размерах элементов проточной части (площади горловины сопла A_* и площади смесительной камеры A_3) увеличение температуры в реакторе T_5 требует повышения давления питания p_1 .

Вышеприведенные зависимости могут служить основой для расчета ключевых геометрических показателей струйного пневмозатвора. Используя параметры воздуха в линии питания p_1 , T_1 и газа в реакторе p_5 , T_5 в качестве исходных, на основании уравнений (4)–(6) и графиков на рис.5 и 6 можно аналитическим или графическим путем рассчитать относительную площадь сопла. Приняв в первом приближении диаметр смесительной камеры D_3 равным диаметру патрубка загрузки, можно рассчитать площадь критического сечения сверхзвукового сопла. Далее определяются величина массового расхода активного газа m_1 , а также площадь выходного сечения сверхзвукового сопла A_0 (с использованием газодинамических функций). Осевые размеры основных элементов пневмозатвора (сопла, камеры смешения, диффузора) определяются по традиционным методикам для газовых эжекторов [2, 4, 5].

В качестве примера рассмотрим исходные параметры, соответствующие условиям работы типового химического реактора: диаметр загрузочной трубы, равный диаметру смесительной камеры, D_3 =300 мм, максимальное абсолютное давление в реакторе p_5 =115 кПа, барометрическое давление в помещении цеха p_2 =100 кПа.

Результаты расчета массового расхода активного воздуха m_1 и площади горловины сопла A_* при нескольких давлениях питания p_1 и температуре T_1 =673 К активного воздуха перед соплом пневмозатвора представлены в таблице.

Давление питания	Площадь критического	Массовый расход воздуха
p_1 , кПа	сечения сопла Ast , мм 2	<i>m</i> ₁ , кг/с
300	5650	2,59
400	3770	2,30
500	2825	2,16

Результаты расчета массового расхода воздуха перед соплом пневмозатвора

Из таблицы видно, что с увеличением температуры воздуха перед соплом T_1 существенно снижаются потребные массовые расходы воздуха m_1 и, следовательно, повышается экономичность пневмозатвора. Таким образом, очевидна целесообразность утилизации тепла, выделяющегося в печи при сгорании сырья.

Выводы. Предложена оригинальная конструктивная схема пневмозатвора – устройства, предотвращающего выбросы агрессивных газов из реакторов в окружающую среду. Рассчитаны и проанализированы характеристики пневмозатвора эжекционного типа, устанавливающие зависимость основных размеров устройства от режимных параметров.

Библиографический список

1. Гришина Е.А. Рабочий процесс и конструкции эжекционного пневмозатвора / Е.А. Гришина, Е.К. Спиридонов, А.В. Подзерко // Динамика машин и рабочих процессов: сб. докл. всерос. науч.-техн. конф. – 2009. – С.41-46.

2. Соколов Е.Я. Струйные аппараты / Е.Я. Соколов, Н.М. Зингер. – 3-е изд., перераб. – М.: Энергоатомиздат, 1989. – 352 с.

3. Пат. 90547 RU, МПК F27B 15/08. Эжекционный пневмозатвор устройства для загрузки сыпучих материалов / Е.К. Спиридонов, Е.А. Гришина, А.В. Подзерко. – №2009136364/22; заявл. 30.09.2009; опубл. 10.01.2010. Бюл. №1. – 2 с.

4. Успенский В.А. Струйные вакуумные насосы / В.А. Успенский, Ю.М. Кузнецов. – М.: Машиностроение, 1973. – 144 с.

5. Абрамович Г.Н. Прикладная газовая динамика: в 2 ч. Ч.1. Учеб. руководство для втузов / Г.Н. Абрамович. – 5-е изд., перераб. и доп. – М.: Наука: Гл. ред. физ-мат. лит., 1991. – 600 с.

Материал поступил в редакцию 11.11.10.

References

1. Grishina E.A. Rabochii process i konstrukcii ejekcionnogo pnevmozatvora / E.A. Grishina, E.K. Spiridonov, A.V. Podzerko // Dinamika mashin i rabochih processov: sb. dokl. vseros. nauch.-tehn. konf. – 2009. – S.41-46. – In Russian.

2. Sokolov E.Ya. Struinye apparaty / E.Ya. Sokolov, N.M. Zinger. – 3-e izd., pererab. – M.: Energoatomizdat, 1989. – 352 s. – In Russian.

3. Pat. 90547 RU, MPK F27B 15/08. Ejekcionnyi pnevmozatvor ustroistva dlya zagruzki sypuchih materialov / E.K. Spiridonov, E.A. Grishina, A.V. Podzerko. – №2009136364/22; zayavl. 30.09.2009; opubl. 10.01.2010. Byul. №1. – 2 s. – In Russian.

4. Uspenskii V.A. Struinye vakuumnye nasosy / V.A. Uspenskii, Yu.M. Kuznecov. – M.: Mashinostroenie, 1973. – 144 s. – In Russian.

5. Abramovich G.N. Prikladnaya gazovaya dinamika: v 2 ch. Ch.1. Ucheb. rukovodstvo dlya vtuzov / G.N. Abramovich. – 5-e izd., pererab. i dop. – M.: Nauka: Gl. red. fiz-mat. lit., 1991. – 600 s. – In Russian.

E.K. SPIRIDONOV, E.A. GRISHINA, A.V. PODZERKO

EJECTION PRESSURE LOCK CHARACTERISTICS AND CALCULATION

A design model and general properties of the ejection pressure lock are offered. A selection method of the pressure lock with the lowest power consumption is developed.

Key words: pressure lock, gas dynamics, jet flows, ejection devices, characteristics, parameter calculation.