

## СКОРОСТИ ПСЕВДООЖИЖЕНИЯ В КОНИЧЕСКИХ АППАРАТАХ

**С.М. Сабадаш, А.Р. Якуба, В.В. Касянчук**

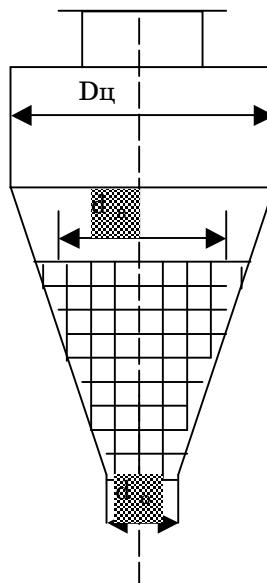
*Сумський національний аграрний університет, г. Суми*

*Приведены теоретические зависимости расчета скоростей фонтанирования в начале псевдоожижения, в режиме устойчивого фонтанирования и уноса частиц, а также приведено сравнение теоретических формул с экспериментами, которые показывают их объективность.*

Аппараты с псевдоожижением (кипящим) слоем находят широкое применение в промышленности (рисунок 1) для осуществления процессов обжига, перемешивания, сжигания топлива, сушки влажных материалов и других процессов[1 ].

Основой расчета аппаратов с кипящим слоем является критическая скорость в начале кипения ( $W_{н.к.}$ ) и скорость уноса частиц, называемая скоростью витания ( $W_{вит.}$ ) [2] . Отношение скоростей витания и начала кипения называется числом псевдоожижения :

$$K = W_{вит.} / W_{н.к.}$$



*Рисунок 1 – Аппарат с фонтанирующим слоем:*

$d_o$  – диаметр входного отверстия ;

$d_b$  – диаметр верхнего сечения ;

$Dц$  – диаметр цилиндрической части аппарата

В сравнении с кипящим слоем, характерным для цилиндрических аппаратов, псевдоожижение в конических аппаратах имеет более широкий диапазон кипения ( $K$ ). Такой слой называется фонтанирующим [3].

Наиболее приемлемой зависимостью расчета скорости начала псевдоожижения является формула Горопшко В.Д., Розенбаума Р.Б.,

Тодеса О.М[4]. Ее достоинство в сравнении с другими зависимостями – возможность использования для всех режимов обтекания частиц

$$Re_{н.к} = \frac{Ar}{1400 + 5,22\sqrt{Ar}}, \quad (1)$$

где

$$Ar = \frac{gd^3(\rho_t - \rho_{ж})}{v_{ж}^2 * \rho_{ж}};$$

$$Re_{н.к} = \frac{W_{н.к} * d}{v_{ж}};$$

– критерии Архимеда и Рейнольдса.

Здесь  $d$  – диаметр (обычно эквивалентный) твердых частиц;  $v_{ж}$  – кинематическая вязкость жидкости или газа;  $\rho_{ж}$ ,  $\rho_t$  – плотность ожидаемого агента и частиц.

Аналогично уравнениям Тодеса О.М., которые были получены из уравнения Эргана [5] применительно к цилиндрическим аппаратам, с участием авторов данной статьи получена зависимость расчета критической скорости псевдоожижения в конических аппаратах [6]:

$$Re_{н.к.} = \frac{Ar}{1400 \frac{d_0}{d_e} + 3 \sqrt{Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}, \quad (2)$$

где  $d_0, d_e$  – нижний и верхний диаметры слоя.

Зависимости (1) и (2) получены для порозности слоя ( $\varepsilon = \frac{V_{c.b.}}{V_{слоя}} = 0,4$ ), т.е. начала псевдоожижения. Для значений порозности

$1 > \varepsilon > \varepsilon_0$  воспользуемся методом Тодеса [4], которым была установлена зависимость скорости псевдоожижения от порозности и других параметров слоя. Преобразуем уравнение (2). Умножим числитель и знаменатель на число  $\frac{18}{1400}$ , получим

$$Reo = \frac{\frac{18}{1400} Ar}{\frac{18}{1400} \frac{d_0}{d_e} + 3 \sqrt{\frac{18}{1400} Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}.$$

После преобразований получено

$$Reo = \frac{0,01286 Ar}{18 \frac{d_0}{d_e} + 0,34 \sqrt{0,01286 Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}.$$

Число 0,01286 есть функция порозности для начала псевдоожижения  $\varepsilon = \varepsilon_0 = 0,4$ .

Очевидно, что в режиме уноса порозность и функция порозности будут стремиться к единице  $\Phi(\varepsilon=1)=1$ . В общем виде уравнение примет вид

$$Re = \frac{Ar * \phi(E)}{18 \frac{d_0}{d_e} + 0,34 \sqrt{\phi(E) Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}, \quad (3)$$

объединенный в единый комплекс, используя значения

$$\Phi(\varepsilon=0,4)=0,01286; \quad \Phi(\varepsilon=1)=1; \quad 0,4^X=0,01286; \quad X=4,75;$$

$$1^{4,75}=1; 0,01286=0,4^{4,75}.$$

Для начала псевдоожижения получим уравнение

$$Re_0 = \frac{Ar * 0,01286}{18 \frac{d_0}{d_e} + 0,038 \sqrt{Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}. \quad (4)$$

После упрощения получена зависимость расчета скорости в начале фонтанирования, соответствующая (2).

Для режима уноса ( $\varepsilon=1$ ):

$$Re_{\text{уноса}} = \frac{Ar}{18 \frac{d_0}{d_e} + 0,34 \sqrt{Ar \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}. \quad (5)$$

Для режима устойчивого фонтанирования ( $\varepsilon=0,5-0,9$ ):

$$Re_{\text{уф}} = \frac{Ar * \varepsilon^{4,75}}{18 \frac{d_0}{d_e} + 0,34 \sqrt{Ar * \varepsilon^{4,75} \frac{d_0}{d_e} \left( \frac{d_0^2}{d_e^2} + \frac{d_0}{d_e} + 1 \right)}}. \quad (6)$$

Экспериментальные исследования процесса псевдоожижения проводили в камере с коническим днищем и следующими геометрическими параметрами:  $d_o=50$  мм,  $D_u=120$  мм, высота камеры  $H=125$  мм, угол наклона стенки днища к оси  $\alpha(...=13^\circ 40')$ .

В процессе исследований измеряли расход воздуха расходомерной шайбой. Высоту слоя изменяли путем засыпания разного количества фторопластовой крошки с эквивалентным диаметром  $d_s=3,4$  мм. Соответственно  $H1=30$  мм,  $H2=50$  мм,  $d_{b1}=65$  мм,  $d_{b2}=74$  мм.

Результаты расчетов по приведенным зависимостям и данные экспериментов приведены в таблицах 1 и 2.

*Таблица 1 – Скорости фонтанирования крошки:  
 $d_s=3,4$  мм,  $H1=30$ ,  $d_o=50$  мм,  $d_e=65$  мм*

	1	2	3	4	5	6	7
$\varepsilon$	0,4	0,5	0,6	0,7	0,8	0,9	1
$W\varphi m$	1,56	2,8	4,6	6,7	9,3	12,4	16,0
$W\varphi e$	1,45	2,83	3,82	6,5	-	-	-

*Таблица 2 – Скорости фонтанирования крошки:  
 $d_s=3,4$  мм,  $H_2=50$  мм,  $d_o=50$  мм,  $d_e=74$  мм*

	1	2	3	4	5	6	7
$\varepsilon$	0,4	0,5	0,6	0,7	0,8	0,9	1
$W\phi m$	3,0	3,3	5,2	7,6	10,6	14,1	18,3
$W\phi \vartheta$	-	3,82	5,94	-	-	-	-

$W\phi m$ ,  $W\phi \vartheta$  – теоретическая и экспериментальные скорости фонтанирования,  $\text{м} / \text{s}$

## ВЫВОДЫ

Использованы методы О.М. Тодеса и авторов для изучения процесса псевдоожижения частиц в коническом аппарате. Преобразованием уравнений Эргана-Тодеса получены зависимости расчета скорости фонтанирования от начала псевдоожижения ( $\varepsilon = \varepsilon_0 = 0,4$ ) до выноса частиц ( $\varepsilon = 1$ ). Экспериментальными исследованиями получены значения скоростей для различных условий. Сравнение расчетных и теоретических значений свидетельствует о объективности уравнений.

## SUMMARY

*The equalization of calculation the speed of fluidization in conic apparatus was received with use equalization Todes-Ergan. With use eqnalization Todes-Ergan was received the eqnalizations of calculation the speeds of fluidization in conic apparatus.*

## СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Айнштейн В.Г., Кваша В.Б. Основи техники псевдоожижения. – М.: Химия, 1967.-С.76–91.
2. Дэвидсон Д.Ф., Харисон Д. Псевдоожижение. – М.:Химия,1965. – С.620-654.
3. Романков П.Г., Рошковская Н.Б. Сушка во взвешенном состоянии. – М.;Л.:Химия,1979.- С.15-19.
4. Горошко В.Д., Тодес О.М., Розенбаум Р.Б. // Изв. вузов. Нефть и газ. – № 1. – 1958. – С.125-131.
5. Тодес О.М., Цитович О.Б. Аппараты с кипящим зирнистым слоем. – Л.: Химия, 1981.- С.23.
6. Якуба О.Р., Кузьмин И.Ф.и др. Критическая скорость псевдоожижения в конических аппаратах // ЖПХ. – №6. – 1989. – С1391-2.

*Сабадаш С.М., аспирант;  
 Якуба А.Р., д-р техн. наук, профессор;  
 Касянецук В.В. д-р вет. наук, профессор*

*Поступила в редакцию 10 января 2008 г.*