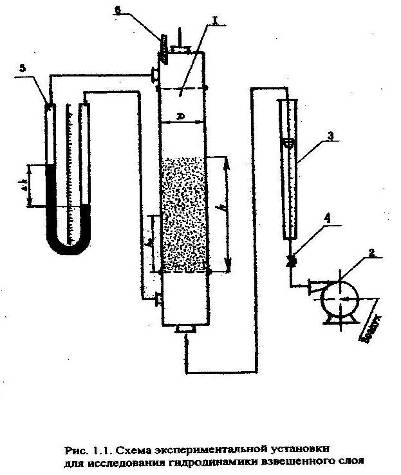
Лабораторная работа №4

**"Изучение гидродинамики взвешенного слоя"**

**Цель работы**: получение экспериментальной и расчетной зависимостей гидравлического сопротивления слоя *ΔР,* высоты слоя *h* и порозности *ε* от скорости газа *ωкр*; проверка основного уравнения взвешенного слоя.

Описание установки



Установка (рис 1.1) состоит из стеклянной колонки 1 с внутренним диаметром D=0,055 м, воздуходувки 2 для подачи воздуха в колонку, ротаметра 3 для измерения расхода воздуха, регулировочного вентиля 4 и дифферинциального U-образного манометра 5 для гидравлического сопротивления слоя. На газопроницаемую поддерживающую решетку в нижней части колонки помещено 0,23 кг твердого материала плотностью *ρтв*=1330 кг/м3 из шарообразных частиц диаметром *d*=1·10-3 м, образующего слой высотой *h0*. Для предотвращения уноса частиц в атмосферу в верхней части колонки установлена сетка, а для измерения температуры воздуха – термометр 6.

**Методика проведения работы**

Открыть вентиль 4 и включить воздуходовку 2, перемешивая частицы твердого материала в режиме псевдоожиженного слоя 2–3 мин. После этого установить такой начальный расход воздуха в колонке, при котором поплавок ротаметра занимал бы положение в начале шкалы. Затем измерить высоту слоя *h,* снять показания ротаметра 3, дифферинциального манометра 5 и термометра 6. Записав результаты измерений в табл. 1.1, повторить эту операцию, каждый раз увеличивая расход воздуха на 2–3 деления шкалы ротаметра.

**Обработка измерений результатов**

Таблица опытных данных

|  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| №  опыта | Показания  ротаметра, 10-3 | Высота слоя h, м, 10-3 | ПоказанияU-образного дифференциального манометра Δ h, м.вод. ст. | Темпе-  ратура,0С | Расход воздуха, м/с·10-3 |
| 1 | 0 | 140 | 0,028 | 23 | 0 |
| 2 | 3 | 140 | 0,032 | 0,3 |
| 3 | 6 | 140 | 0,037 | 0,39 |
| 4 | 9 | 140 | 0,043 | 0,45 |
| 5 | 12 | 140 | 0,054 | 0,52 |
| 6 | 15 | 140 | 0,068 | 0,58 |
| 7 | 18 | 144 | 0,072 | 0,67 |
| 8 | 21 | 155 | 0,074 | 0,71 |
| 9 | 24 | 157,5 | 0,076 | 0,78 |
| 10 | 27 | 175 | 0,078 | 0,85 |
| 11 | 30 | 180 | 0,079 | 0,91 |
| 12 | 33 | 183 | 0,071 | 0,97 |
| 13 | 36 | 190 | 0,071 | 1,03 |
| 14 | 39 | 200 | 0,071 | 1,1 |

1. Определяем фиктивную скорость воздуха по формуле

, м/с



м/с м/с



м/с м/с



м/с м/с



м/с м/с



м/с м/с



м/с м/с



м/с м/с



2. Рассчитываем порозность зернистого слоя по формуле:



3. Пересчитываем показания дифференциального манометра Δh, м вод. ст. в ΔР, Па



где ΔР – сопротивление, выраженное перепадом давления, Па;

ρ – плотность жидкости, высотой которой выражено Δ*h*, кг/м3;

g – ускорение свободного падения, м/с2;

Δ*h*-сопротивление, выраженное перепадом высот, м.

4. Рассчитываем критерий Архимеда по формуле:

;



где d-диаметр шарообразных частиц, d=1·10-3 м;

ρтв=1330 кг/м3;

ρ=1,217 кг/м3;

μ=18,25·10-6 Па·с.

5. Графически находим критерий Лященко

Ly=0,4

6. Рассчитываем ωкр по формуле:

;



м/с



7. Строим графики зависимости ΔРсл=f(ω0); hрасч= f(ω0); εрасч= f(ω0); ΔРсл.эксп= f(ω0); hэксп= f(ω0); εэксп= f(ω0).

8. Определяем ωкр=0,315 м/с

9. Рассчитываем значения числа Рейнольдса по формуле:



Рассчитав значение критерия Рейнольдса, можно сделать вывод, что режим движения воздуха в каналах неподвижного слоя зернистого материала турбулентный, т. к. Re>2.

Результаты расчетов заносим в таблицу 1.1

Таблица 1.1

|  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| № | Расход воздуха  Vr, м/с3, 10-3 | Фиктивная скорость, ω0, м/с | Критическая скорость, м/с | | Высота слоя, м | | Порозность слоя | | Сопротивление слоя, Па | |
| ωкр экс | ωкр рас | h экс | h рас | ε эксп | εрас | ΔР экс | ΔРрас |
| 1 | 0 | 0 | 0,315 | 0,4 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 364,95 | 411,50 |
| 2 | 0,3 | 0,126 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 470,09 | 473,38 |
| 3 | 0,39 | 0,164 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 482,26 | 547,82 |
| 4 | 0,45 | 0,189 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 560,46 | 631,90 |
| 5 | 0,52 | 0,219 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 703,84 | 793,70 |
| 6 | 0,58 | 0,244 | 0,140 | 0,162 | 0,48 | 0,55 | 886,34 | 1000,09 |
| 7 | 0,67 | 0,282 | 0,144 | 0,169 | 0,49 | 0,57 | 938,45 | 1058,69 |
| 8 | 0,71 | 0,299 | 0,155 | 0,198 | 0,53 | 0,63 | 964,52 | 1088,00 |
| 9 | 0,78 | 0,328 | 0,158 | 0,206 | 0,54 | 0,65 | 990,58 | 1117,30 |
| 10 | 0,85 | 0,358 | 0,175 | 0,250 | 0,58 | 0,71 | 1016,65 | 1146,60 |
| 11 | 0,91 | 0,383 | 0,180 | 0,267 | 0,595 | 0,73 | 1029,69 | 1161,89 |
| 12 | 0,97 | 0,408 | 0,183 | 0,276 | 0,602 | 0,74 | 925,41 | 1043,41 |
| 13 | 1,01 | 0,434 | 0,190 | 0,300 | 0,62 | 0,76 | 925,41 | 1043,41 |
| 14 | 1,1 | 0,464 | 0,200 | 0,330 | 0,64 | 0,78 | 925,41 | 1043,41 |

Вывод: в ходе лабораторной работы были получены экспериментальные и расчетный зависимости гидравлического сопротивления слоя ΔР, высоты слоя h и порозности ε от скорости газа ω0; была определена критическая скорость газа ωкр.