## К вопросу выбора критической скорости воздуха при вертикальном пневмотранспорте

Петренко С. М.

Белорусский национальный технический университет

Критическая скорость  $\mathcal{G}_{\kappa p}$  воздуха, при которой обеспечивается направленное перемещение транспортируемого материала с минимальными потерями давления dP/dL на единицу длины трубопровода, определяется из опыта как приведенная (отнесенная к площади поперечного сечения трубопровода) скорость  $\mathcal{G}$  для конкретных режимных параметров вертикального пневмотранспорта.

Из анализа условий силового взаимодействия в движущемся объеме аэросмеси следует, что для реализации вертикального пневмотранспорта материала в направлении против силы тяжести сила  $F_{\rm BS}$  аэродинамического взаимодействия между воздушной и твердой фазами, отнесенная к единице массы, должна превышать вес столба материала в пневмотранспортном трубопроводе, т.е.  $F_{\rm BS} >$  g, или  $(v-v_{_M})^2/v_{_S}^2 > 1$ , где v,  $v_{_M}$  и  $v_{_S}$  - действительные (с учетом стеснения поперечного сечения трубопровода транспортируемым материалом) скорости воздуха, материала и витания частиц. При переходе к расходным параметрам это условие обеспечения вертикального пневмотранспорта сыпучего материала с массовой производительностью  $Q_{_M}$  для некоторой выбранной приведенной скорости  $\mathcal G$  воздуха имеет вид:

$$\left(\frac{9}{1-c} - \frac{4Q_{\rm M}}{c\rho_{\rm M}\pi D^2}\right)^2 \rangle \vartheta_{\rm sn}^2 (1-c)^6 (1-\left(\frac{d}{D}\right)^2)^2, \quad (1)$$

где  ${\cal G}_{sn}$  — приведенная скорость витания частиц материала, c - объемная концентрация материала в пневмотранспортном трубопроводе, d и  $\rho_{_{\cal M}}$  — эквивалентный диаметр и плотность час-

тиц материала, D – диаметр пневмотранспортного трубопровода.

При известных размерно-плотностных и аэродинамических характеристиках (d,  $\rho_{\mu}$ ,  $\theta_{\rm sn}$ ) материала и диаметре трубопровода D из (1) можно определить для заданного массового расхода  $Q_{\mu}$ и принятой приведенной скорости  ${\mathcal G}$  воздуха объемную концентрацию  $c_o = c_{\min}$ , минимально необходимую для того, чтобы за счет стеснения поперечного сечения трубопровода частицами транспортируемого материала действительная скорость воздуха  $v = 9/(1-c_o)$  превысила потребную для обеспечения  $Q_{\scriptscriptstyle{\mathsf{M}}}$  действительную скорость материала  $v_{_{M}} = 4Q_{_{M}}/(c_{_{0}}\rho_{_{M}}\pi D^{2})$ и квадрат их разности стал больше скорости действительной  $v_{c} = \mathcal{G}_{cn} (1 - c_{o})^{3} (1 - (d/D)^{2})$ . Минимальное потребное значение приведенной скорости воздуха ограничено значением  $c_a pprox 0,6$ , соответствующим состоянию плотной упаковки частиц материала в трубопроводе.

С увеличением приведенной скорости  $\mathcal G$  воздуха значения  $c_o$  и действительной скорости воздуха v, а также коэффициента  $\lambda$  м сопротивления транспортируемого материала уменьшаются, а значения действительной скорости материала  $v_{_{\mathcal M}}$  и действительной скорости  $v_{_{\mathcal S}}$  витания частиц увеличиваются. Соответственно с ростом  $\mathcal G$  возрастает составляющая потерь давления на перемещение воздуха

$$(dP/dL)_{s} = (1-c_{o})g\rho_{s} + (1-c_{o})\lambda_{s}\rho_{s}v^{2}/2D,$$

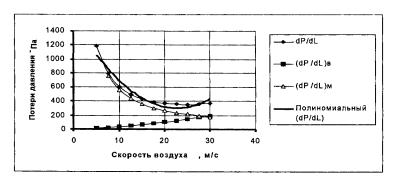
где  $\rho_s$  и  $\lambda_s$  - плотность и коэффициент сопротивления воздушной фазы, и уменьшается составляющая потерь давления на перемещение материала

$$(dP/dL)_{M} = c_{o}g\rho_{M} + c_{o}\lambda_{M}\rho_{M}v_{M}^{2}/2D.$$

В результате с возрастанием  $\mathcal G$  происходит перераспределение вклада в суммарные потери давления составляющих потерь давления  $(dP/dL)_{\mathtt{B}}$  и  $(dP/dL)_{\mathtt{M}}$ , и зависимость суммарных потерь давления  $dP/dL = (dP/dL)_{\mathtt{B}} + (dP/dL)_{\mathtt{M}} = f(\mathcal G)$  имеет минимум, соответствующий расчетному значению критической скорости  $\mathcal G_{\mathtt{KD}}$ .

Результаты определения  $\mathcal{G}_{\kappa p}$  для образца дробленого торфа с d=5,5 мм,  $\rho_{_{\mathcal{M}}}=935$  кг/м³,  $\mathcal{G}_{sn}=10,8$  м/с при диаметре трубопровода D =0,053 м и  $Q_{_{\mathcal{M}}}=0,55$  кг/с на основании полученной расчетом полиноминальной зависимости

 $dP/dL = 2,4489 \ \mathcal{G}^2 + 110,63 \ \mathcal{G} + 1551,4$  представлены на рисунке.



Наиболее существенное влияние на определяемое по предложенной методике значение  $\mathcal{G}_{\kappa p}$  оказывает точность оценки приведенной скорости витания частиц транспортируемого материала — с увеличением  $\mathcal{G}_{sn}$  при прочих равных условиях минимум кривой  $\mathrm{dP/dL} = \mathrm{f}(\mathcal{G})$  смещается вправо.