УДК 621.867.82 В.М. Гущин, канд. техн. наук

СИНЕРГЕТИЧЕСКИЙ ПОДХОД К ПРОЦЕССАМ ДВИЖЕНИЯ АЭРОСМЕСЕЙ В ПНЕВМОТРАНСПОРТНОМ ТРУБОПРОВОДЕ

Движение сыпучих материалов в пневмотранспортном трубопроводе под воздействием несущего воздушного потока можно рассматривать как открытую систему с присущей ей неравномерностью. Последняя связана с поступлением энергии и сопротивлением движению аэросмесей в трубопроводе, большим числом подсистем динамических переменных, вязкостью несущей среды, макроскопическим взаимодействием несомых частиц с несущим потоком и между собой. Особенностью данной системы является явление перемеживаемости, т.е. последовательной сменяемости регулярных на конечных временных состояниях движения, выражающейся в постоянных процессах формирования волн и порций, переходов ламинарного течения в турбулентное и наоборот. В пневмотранспортном трубопроводе, при определенных условиях, постоянно наблюдается возникновение упорядоченных структур и форм движения из первоначально неупорядоченных и нерегулярных.

Исследование режимов движения гомогенных и гетерогенных потоков [1] показали, что в пневмотранспортном трубопроводе наблюдаются переходы от ламинарного в устойчивое турбулентное течение через ряд неустойчивых промежуточных состояний. В пределах одного трубопровода могут существовать два или более режимов движения с их взаимными последовательными переходами. При волновом и порционном режимах движения аэросмесей, помимо общего поступательного перемещения сыпучего материала вдоль трубопровода, имеет место внутриволновая и внутрипорционная турбулентность, характеризующаяся большими процессами завихренности. Сохраняются и характерные особенности турбулентного течения: неравномерность, большое число макроскопических степеней свободы, существенная, а во многих случаях, и определяющая роль гидродинамических флуктуаций, в значительной мере его непредсказуемость. Приняв за основу постулаты синергетики [2,3], можно предположить, что постоянно происходящие неравновесные фазовые переходы в пневмотранспортном трубопроводе осуществляются по схеме П \Leftrightarrow X, т.е. по схеме самоорганизации.

По аналогии со схемой опыта Релея-Бенара рассматривается взаимодействие воздушных струй с воздушным слоем, расположенным в длинном горизонтальном сосуде прямоугольной формы. В опыте Релея-Бенара возмущающим параметром является изменение температур по высоте слоя жидкости, в данном случае - воздействие воздушных струй. Возможны следующие схемы подвода воздушных струй: через нижнюю пластину снизу-вверх и, наоборот, через верхнюю пластину сверху-вниз перпендикулярно горизонтальной плоскости сосуда; для обеих схем - под углом, изменяющимся в диапазоне 0...90°. Рассматривается второй случай для сосуда достаточной протяженности с соотношением b/d > 5...6 с тем, чтобы исключить влияние торцевого эффекта на процессы движения. В соответствии с теорией струй [4] схема взаимодействия струй, соударяющихся с поверхностью экрана (нижняя пластина), при верхнем подводе воздушных струй представлена на рис.1. Сплошной тонкой линией показана картина формирования потоков в начальный момент соударения воздушных струй с экраном; пунктирной линией – формирование отдельных отражённых вихрей в виде «конвекционных потоков». Разместив на нижней поверхности экрана тонкий слой сухого кварцевого песка (слой песка равен диаметру формирующих его частиц) отслеживается картина формирования газоматериальной смеси в виде движущихся вихревых структур (рис.2).



Рис. 1. Схема формирования отраженных воздушных вихревых струй (угол атаки струи $\alpha = 90^{\circ}$)



Рис. 2. Схема формирования вихревых структур аэросмесей (угол атаки струи *α* = 900)

Схема организации движения одиночных частиц в рассматриваемом случае по характеру практически совпадает со схемой организации движения жидкости в «конвекционных валах» [5], у которых расстояние между двумя соседними вертикальными токами сравнимы с расстоянием между пластинами, ограничивающими высоту сосуда. В пространстве образуется регулярная структура вихрей с параллельными горизонтальными осями. В срединной плоскости наблюдается последовательность чередующихся восходящих и нисходящих потоков. Потоки расположены эквидистантно, расстояние между потоками составляет величину порядка d. Два соседних потока (вихря) вращаются в противоположные стороны. Если протяженность и ширина сосуда достаточны, то конвективные валы могут образовать многочисленные «конвективные структуры» в горизонтальной плоскости. При дальнейшем увеличении давления дополнительной воздушной струк структура усложняется, но сохраняет определенную регулярность. С последующим увеличением давления структура становится намного разнообразнее и как бы разрушается. Такое сложное непредсказуемое поведение системы обусловлено множеством пространственных систем, каждая из которых эволюционирует по своему, порождая турбулентный режим.

Изменение расходов воздуха в радиальной пристеночной струе при $h \le 12$ ($h = d/r_0$, r_0 - радиус сопла) описывается зависимостью [6]:

$$\frac{G}{G_o} = 0.55 + 0.45 \frac{r}{r_o},$$

где r – радиус струи на расстоянии h от сопла.

Откуда масса воздуха, присоединенная к струе из окружающей среды $\Delta G = G$ - $G_{\rm o}$,

составляет $\frac{\Delta G}{G_o} = 0,45 \left(\frac{r}{r_o} - 1\right)$

где G, G₀ – соответственно расход воздуха в радиальной пристеночной струе и расход воздуха на высоте из сопла.

При изменении расстояния между выходным сечением сопла и нижней стенкой в диапазоне 0 < d < 12 относительный расход воздуха в фиксированном сечении радиальной струи (*r*=const>*r*_{*}) практически не зависит от *h*. Интенсивность присоединения из окружающего воздуха к струе (эжекционная способность струи) для радиальной струи в несколько раз больше, чем для основного участка свободной осесимметричной струи и ее начального участка.

Зависимость относительного разряжения $\langle \Delta P \rangle$ на нижней поверхности при

$$3 \leq h \leq 12$$
 определяется $\langle \Delta P \rangle = -\frac{0.19}{h^2} \left(1 - \frac{r}{r_o}\right)^2$.

Потеря подъемной силы струи (или соответствующее разряжение на внутренней поверхности плоскости) из-за взаимодействия эжектируемого потока определяется

$$\Delta F_{\rm o} = 0,095 \frac{\rho_o}{\rho} \frac{(1 + r_o/r)(1 - r_o/r)}{h^2},$$

где ρ_{0} и ρ - плотность эжертируемого воздуха и потока струи.

Более сложная картина наблюдается при движении аэросмесей в пневмотранспортном трубопроводе. Воздействие воздушного потока на сыпучий материал, размещенный на нижней поверхности материалопровода, рассматривается для случая, когда струя соударяется с плоской поверхностью сыпучей среды, расположенной на жестком экране с поперечным сечением круговой формы [7]. Дополнительная воздушная струя воздействует на сыпучий материал под углом атаки $\alpha > 0$ (рис.3).



В этом случае давление на поверхность экрана при натекании на него воздушной струи имеет зоны положительных и отрицательных давлений. Неравномерность распределения

давлений затопленной струи способствует общей турбулизации потока. Рассматривая формирование вихрей стелющейся струи по направлению общего движения, можно заметить, что направление вихрей при переходе от нижней плоскости к верхней проходит через область с неустойчивым направлением вихрей. В определенном месте два вихря разворачиваются в противоположные стороны. Аналогичная картина наблюдается и в стелющейся струе, имеющей обратное направление. Анализируя всю систему вихрей, нетрудно заметить, что направление каждого вихря, в данной области можно изменить на прямо противоположное, не внося при этом существенных изменений в геометрические размеры сосуда и динамические свойства потока. Поэтому направления движения вихрей в рассматриваемой области можно считать равновероятными. Это свойство, применительно к данному случаю, формулируется и в другой форме – в любой точке вихря данной скорости может быть направлена как в одну, так и в другую противоположную сторону.

Данное свойство может быть пояснено бифуркационной диаграммой (рис.4) в виде графика зависимости скорости VOшибка! Объект не может быть создан из кодов полей редактирования. в некоторой точке как функции константы К. При K<Kc единственное возможное состояние есть состояние покоя (v = 0). На пороге неустойчивости Кс происходит бифуркация; выше порога при любом заданном значении К два состояния вихрей с равными, но противоположно направленными скоростями. С точки зрения теории динамических систем переход при K=Kc является бифуркацией между двумя стационарными состояниями: состоянием покоя и «конвективным» состоянием.



Рис. 4. Бифуркационая диаграмма вихревых структур в пневмотранспортном требопроводе

Достаточная сходимость полученных результатов с моделью Релея-Бенара позволяет при дальнейших анализах синергетичности процессов, протекающих в пневмотранспортных установках, воспользоваться моделью Лоренца. Модель Лоренца описывается с помощью уравнения [5]

$$X = Pr(Y-X), Y = -XZ + \mu X - Y, Z = XY - bZ,$$

где Pr – число Прандтля; μ – управляющий параметр; $b = \frac{4\pi}{\pi^2 + q^2}$; $\mu = \frac{q^2}{(\pi^2 + q^2)^3}$ Re;

$$X = \frac{\pi q}{\sqrt{2}(\pi^2 + q^2)} \Psi_1; Y = \frac{\pi q^2}{\sqrt{2}(\pi^2 + q^2)} \theta_1; Z = \frac{\pi q^2}{(\pi^2 + q^2)^3} \theta_2$$

В модели Лоренца полагается, что количественные свойства уравнений остаются неизменными, в частности, законы сохранения таких экстенсивных переменных как масса, импульс, давление. Параметр µ в данной модели является бифуркационным или управляющим параметром. Стационарные решения по определению таковы, что

$$\dot{X} = \dot{Y} = \ddot{Z} = 0; \quad Y = X; \quad Z = \frac{1}{2} X^2; \quad X = \pm [b(\mu - 1)]^{0.5}$$

При $0 \le \mu \le 1$ существуеттолько одно решение. Когда параметр μ становится больше единицы, это решение теряет устойчивость. Возникают два стационарных решения

Iģ

$$X = Y = \pm [b(\mu - 1)]^{0.5}, Z = \mu - 1.$$

В данном случае наблюдается бифуркация типа вилки, при которой устойчивая неподвижная точка формирует две другие неустойчивые точки. Эти результаты следуют из инвариантности потока относительно симметрии (X, Y, Z) (-X, -Y, -Z).

Для оценки скорости разбегания траекторий используется мера расходимости траекторий, называемая показателем Ляпунова. Применительно к рассматриваемому случаю показатель Ляпунова определяется [2]:

$$\lambda_{\left[\phi\right]} = \lim_{t \to \infty} \frac{1}{2t} \ln \left[\operatorname{Tr}(L^{+}(t) L(t)) \right].$$

Движение смесей при волновом и порционном режимах сопровождается постоянными процессами перемеживаемости. Когда значение управляющего параметра μ меньше некоторого критического μ_{kp} , рассматриваемая система имеет предельный цикл. Система совершает регулярные колебания и устойчива относительно малых возмущений. При незначительных больших значениях $\mu > \mu_{kp}$ система переходит в перемеживающийся динамический режим. Колебания периодически прерываются «аномальными» флуктуациями, амплитуда и направления остаются примерно одними и теми же от флуктуации к флуктуации и слабо зависят от μ . Надо полагать, что в основе наблюдающегося процесса перемеживаемости лежит пространственная структура явлений, большие флуктуации локализованы в пространстве и во времени.

Объяснение явлений, имеющих место в пневмотранспортном трубопроводе при перемещении аэросмесей в нестационарных режимах массопереноса при нетрадиционном исполнении материалопроводов позволяет наметить и осуществить ряд новых технических решений [8].

Список литературы

- Гущин В.М. Движение аэросмесей в пневмотранспортном трубопроводе.// Вестн.нац.техн.ун-та Украины "КПІ". Машиностроение. – Вып.36. – т.1., К.: 1999. – С. 79-86.
- 2. Хакен Г. Информация и самоорганизация: макроскопический подход к сложным системам: Пер.с англ. М.: 1991. 204 с.
- 3. Климонтович Ю.Л. Турбулентное течение и структура хаоса. Новый подход к статистической теории открытых систем. М. : Наука, 1990. 320с.
- 4. Абрамович Г.Н., Гиршович Т.А. и др. Теория турбулентных струй. М.: Наука, 1984. 716 с.
- 5. Берже П., Помо И., Видаль К. Порядок в хаосе. О детерминистском подходе к турбулентности: Пер. с франц. М.: Мир, 1991. 368 с.
- 6. Яковлевский О.В., Секундов А.Н. Исследование взаимодействия струй с близко расположенными экранами // Изв.АН СССР. Механика и машиностроение. 1964. № 1. С. 104 114.
- Гущин В.М. Восстановление структуры движения аэросмесей в пневмотранспортном трубопроводе // Вестн.нац.техн.ун-та Украины "КПІ". – К.: Вып.38.- т.2., 2000. – С.158 –162.
- Гущин В.М. Новые пневмотранспортные установки для перемещения сыпучих материалов // Зб.наук.праць Гірничі, будівельні, дорожні та меліоративні машини. – К.: Вип. 55, 2000. – С.70-73.