

3,36 тП, с 14,75 14,5 16,5 13,5 F, Кн 6,5 7,0 7,5 8,0 S*103,м 3,12 3,84 5,28 7,92 тП, с 11 7,5 7 7,5 Эти данные позволяют рассчитать объемный расход массы через капилляр по формуле $Q = \rho D I^2 S / (4 t P)$, (3) где DI – диаметр изложницы (поршня), и давление прессования (P) пересчитывается по формуле $P = 4 \cdot 10^3 F / (\rho \cdot D I^2)$ (4) Рис. 2 - Зависимость расхода от давления прессования вязкопластичной массы в двойных логарифмических координатах В итоге получаем промежуточный массив данных, который позволяет приступить к непосредственному расчету реологических констант исследуемой вязкопластичной массы. По данным расчетным данным строится реологическая кривая (Рисунок 2) в координатах (P-Q). Анализ рисунка 2 показывает, что экспериментальные данные удовлетворительно описываются зависимостью $Q = 1,13648 \cdot 10^{-43} P^{5,08175}$ (5) $Q = 1,10197 \cdot 10^{-57} P^{6,93287}$ (6) Соотношения типа (5), (6) необходимы для того, чтобы вычислить давление прессования для двух различных капилляров, но при одинаковом расходе массы. Из рисунка 2 следует, что эти вычисления можно проводить в области охватывающей экспериментальный диапазон расходов, а именно от $Q = 5,89 \cdot 10^{-8}$ м3/с до $Q = 36,913 \cdot 10^{-8}$ м3/с. Знание разности давлений прессования для короткого и длинного капилляров позволяет рассчитать касательное напряжение на стенке по формуле учитывающей влияние концевых эффектов $t_r = [(R/2) \cdot (P_1 - P_2)] / (L_1 - L_2)$ (7) Здесь R радиус капилляров, L1 и L2 – размер длинного и короткого капилляров, соответственно. Универсальность формулы (7) состоит в том, что величина t_r не зависит от входовой (куэттовской) поправки [5]. Действительно, при использовании двух капилляров одинакового радиуса, но различной длины, величина входовой поправки зависит от скорости истечения массы. Если проводить измерения при постоянном расходе массы, то и величина входовой поправки будет величиной постоянной. В этом случае $t_r = P_1 / \{2[(L/R)_1 + m_0]\} = P_2 / \{2[(L/R)_2 + m_0]\}$ (8), где индексы 1 и 2 относятся к капиллярам разной длины, m_0 – входовая (куэттовская) поправка на эффективную длину капилляра. Исключив величину m_0 , получается соотношение (7). На рисунке 3 представлена зависимость касательного напряжения на стенке капилляра от объемного расхода массы. Из рисунка 3 следует, что исследуемая масса обладает ярко выраженным свойством пластичности, а именно для того чтобы расход массы через капилляр отличался от нуля необходимо приложить минимальную предельную нагрузку. Предельное напряжение сдвига (t_0), для данной конкретной массы равно $t_0 = 1,430567935 \cdot 10^5$ Па. Следовательно, один из трех реологических параметров уравнения (1), либо уравнения (2) определен. Для определения оставшихся двух параметров (m и n) необходимо знание функциональной связи между касательными напряжениями и скоростью деформации массы. Следовательно, необходимо получить конкретный вид зависимости $t = f(\dot{\gamma})$. Рис. 3 - Зависимость касательного напряжения на стенке капилляра от расхода массы При вычислении скорости деформаций ($\dot{\gamma}$) в

качестве первого приближения рассчитывается скорость деформации (g_0) в предположении, что исследуемая жидкость является ньютоновской. Тогда $g_0 = Q/pR^3$. Истинное значение скорости деформации на стенке капилляра (g_r) вычисляется по формуле Рабиновича-Вайссенберга: $g_r = 3g_0 + tr(dg_0/dtr)$. Эквивалентной этому равенству является формула $g_r = g_0 [3 + (d \lg g_0 / d \lg tr)]$. (9) В соответствии с формулой (9) необходимо на основании обработки экспериментальных данных получить парные значения величин ($g_0 - tr$). На рисунке 4 представлена зависимость $g_0 = f(tr)$ Для использования уравнения (9), как это следует из графика, представленного на рисунке 4, зависимость $\text{Log}(g_0) = f(\text{Log}[tr])$ аппроксимируется линейной зависимостью $\text{Log}(g_0) = 3,80774 * \text{Log}[tr] - 20,14236$. Первая производная для этой зависимости, в соответствии с уравнением (9) дает величину $d \lg(g_0) / d \lg(tr) = 3,80774$ Следовательно, истинное значение скорости деформации примет вид $g_r = g_0 [3 + 3,80774] = 6,80774 g_0 = 6,80774 Q/pR^3$.

Рис. 4 - Зависимость логарифма скорости деформации от логарифма касательного напряжения сдвига на стенке. Последнее соотношение дает возможность сопоставить истинную скорость деформации массы на стенке капилляра с касательным напряжением сдвига на стенке капилляра.

Существенной отличительной особенностью течения вязкопластических масс типа Шведова - Бингама является тот факт, что скорость деформации исследуемой массы зависит не от величины касательного напряжения на стенке, а от разности касательного напряжения на стенке и предельным напряжением сдвига. Учитывая это замечание, для определения остальных реологических параметров модели, описываемой уравнением (1), либо уравнением (2), необходимо сопоставлять пары значений - скорость деформаций (g_r) и разность между касательным напряжением и предельным напряжением сдвига ($tr - t_0$). Эмпирическая зависимость скорости деформации от разности ($tr - t_0$) описывается уравнением $(tr - t_0) = 11148,18 * g_r^{0,77616}$ Следовательно, реологические константы в уравнении (2) равны $m_r = 11148,18$ $n = 0,77616$

Подводя итог проведенным исследованиям на гладком капилляре, реологическая модель для исследуемой массы имеет вид $t = 1,430567935 * 10^5 + 11148,18 * g_r^{0,77616}$ Для определения параметра технологичности вязкопластичной массы необходимо провести аналогичные реологические исследования на капилляре с насечками на внутренней поверхности (рифленый капилляр).