ИНЖЕНЕРНЫЙ ВЕСТНИК

издатель ФГБОУ ВПО «Московский государственный технический университет им. Н.Э. Баумана»

Особенности физико-математической постановки и численного решения типовых задач гидроабразивной резки различных материалов

77-48211/671120

01, январь 2014 Герасимова А. М., Ефимова С. А., Прохорова А. В., Колпаков В. И. УДК 519.6:532:539.5:621.9.04,011

> Россия, МГТУ им. Н.Э. Баумана blakdragonn@rambler.ru Sveti901@rambler.ru prohorova.anastacia2013@yandex.ru

Гидроабразивная резка – это вид обработки материалов резанием, где в качестве режущего инструмента используется струя жидкости или смесь жидкости и абразивного материала, движущаяся с высокой скоростью. Гидроабразивная резка является альтернативой не только механической, но и лазерной, плазменной, ультразвуковой обработкам материала, кроме того, в некоторых случаях она является единственно возможной.

Струя жидкости по своим техническим возможностям приближается к идеальному точечному инструменту, что позволяет обрабатывать сложный профиль с любым радиусом закругления. Поскольку ширина реза составляет 0,1 ... 3,0 мм, выход материала в стружку значительно меньше, чем при традиционных методах обработки. Линия разреза может быть любой кривизны, иметь острые углы и крутые повороты. Небольшие сила (1 ... 100 H) и температура (+60 ... +90C) в зоне резания исключают деформацию заготовки, оплавление и пригорание материала в прилегающей зоне. Струя не изменяет физикомеханические свойства обрабатываемого материала.

Методом гидроабразивной резки возможно обработать с высокой точностью и производительностью самые твердые материалы, а также любые их сочетания. В связи с этим гидрорезка нашла применение в следующих областях промышленности: жилое и промышленное строительство – мозаика, плиты, плитка, твердая брусчатка, бетон, гипсовые блоки, изоляционные материалы, минеральные волокна, резка бетонных конструкций для их последующего демонтажа, расчистка швов; камнеобрабатывающая,

промышленности; металлолистовое производство; производство стекольная оборудования – шестерни, отливки, компоненты, сделанные из высококачественной стали, меди, алюминия, титана и коррозиеустойчивых металлов; авиастроительная и аэрокосмическая промышленности – сплавы алюминия, титана, на хромо-никелькобальтовой основе, а также композитные материалы, используемые для комплектующих самолетов, ракет и их двигателей; оборонная промышленность – утилизация устаревших образцов вооружений (разрезание корпусов ракет, боевой техники, судов и подводных разрезание корпусов снарядов лодок), И вымывание взрывчатых веществ: деревообрабатывающая промышленность – ламинированные деревянные панели, шпон, твердая древесина и многие другие [1].

К достоинствами гидроабразивной резки можно отнести также совместимость с промышленными роботами и манипуляторами, отсутствие выгорания легирующих элементов в легированных сталях и сплавах, отсутствие оплавления и пригорания материала на кромках обработанных деталей и в прилегающей зоне, полная пожаро- и взрывобезопасность процесса и экологическая чистота и полное отсутствие вредных газовыделений [2].

Важно отметить, что существует два идентичных вида обработки: гидрорезка (далее по тексту ГР) и гидроабразивная резка (ГАР). ГР и ГАР имеют минимальные отличия. В первом случае обработку материала обеспечивает жидкая струя. Во втором случае струя разгоняет частицы абразива, и уже эти частицы вместе со струей воды реализуют формообразующее воздействие на материал детали. У каждого вида резания свое назначение. Гидрорезкой без абразива режут мягкие материалы, а гидроабразивной резкой – твердые материалы, например, металлы, композиты и керамику. Необходимо отметить, в целом ГАР существенно эффективнее ГР [3, 4].

Настоящая работа посвящена исследованию процессов, сопровождающих ГАР, на базе численных методов механики сплошной среды с использованием программного комплекса AUTODYN. При этом решение задачи в целом было разбито на четыре этапа. Этап 1 – моделирование движения жидкости в соплах коллектора различной формы с последующим выявлением особенностей движения абразивных частиц и струи жидкости на выходе из сопла. Этап 2 – установление зависимостей изменения осевой скорости абразивных частиц в канале фокусирующего насадка от варианта используемых начальных условий, выявленных на первом этапе. Этап 3 – анализ взаимодействия частиц с внутренними стенками соплового насадка. Этап 4 – моделирование взаимодействия жидкой и гидроабразивной струй с материалом обрабатываемой детали.

При моделировании движения жидкости в соплах различной конфигурации было рассмотрено две расчетные схемы, показанные на рис. 1 и рис. 2.



Рис. 1. Идеализированная расчетная схема 1, где V = 0.6 км/с - скорость струи (воды); $d_1 = 4 \text{ мм}$, $d_2 = 1 \text{ мм} - \text{начальный и}$ конечный диаметры сопла; $L_c = 50 \text{ мм} -$ длина сопла; $d_a = 0.4 \text{ мм} -$ диаметр частиц абразива (SiO)

Рис. 2. Расчетная схема 2, где V = 0.6 км/с – скорость струи (воды); $d_1 = 4$ мм, $d_2 = 1$ мм, $d_3 = 3$ мм – начальный, конечный и промежуточный диаметры сопла; $L_c = 50$ мм – длина сопла; $d_a = 0.4$ мм – диаметр частиц абразива (SiO)

Для численного моделирования процессов движения жидкости в канале соплового насадка и последующего взаимодействия струи с частицами абразива (см. рис. 1, 2, этап 1) выбран совместный эйлерово-лагранжев подход (СЭЛ) [5], в котором движение жидкости рассматривалось на эйлеровой сетке, а частицы абразива рассчитывались в переменных Лагранжа. В осесимметричной постановке все параметры движения и состояния среды рассматриваются как функции переменных – времени t и двух координат X и Y (не зависит от третей координаты Θ). В этом случае система уравнений, описывающая двумерное осесимметричное течение, имеет классический вид:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial (\rho v_X)}{\partial X} + \frac{\partial (\rho v_Y)}{\partial Y} + \frac{\rho v_X}{X} = 0$$
(1)

$$\rho \frac{d v_x}{d t} = \frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial X} + \frac{\partial D_{xy}}{\partial Y} + \frac{2D_{xx} + D_{yy}}{X}; \\ \rho \frac{d v_y}{d t} = \frac{\partial \sigma_{yy}}{\partial Y} + \frac{\partial D_{xy}}{\partial X} + \frac{D_{xy}}{X}$$
(2)

$$\rho \frac{de}{dt} = \sigma_{XX} \dot{\varepsilon}_{XX} + \sigma_{YY} \dot{\varepsilon}_{YY} + \sigma_{\theta\theta} \dot{\varepsilon}_{\theta\theta} + 2\sigma_{XY} \dot{\varepsilon}_{XY}$$
(3)

$$p = f(\rho, e) \tag{4}$$

$$\dot{\varepsilon}_{XX} = \frac{\partial v_X}{\partial X}, \ \dot{\varepsilon}_{\theta\theta} = \frac{v_X}{X}, \ \dot{\varepsilon}_{YY} = \frac{\partial v_Y}{\partial Y}, \ \dot{\varepsilon}_{XY} = \frac{1}{2} \left(\frac{\partial v_X}{\partial Y} + \frac{\partial v_Y}{\partial X} \right), \ \dot{\varepsilon}_{X\theta} = \dot{\varepsilon}_{Y\theta} = 0$$
(5)

$$\dot{\varepsilon}_{ij} = \dot{\varepsilon}^{e}_{ij} + \dot{\varepsilon}^{p}_{ij} \tag{6}$$

$$\frac{D D_{XX}}{D t} = 2G\left(\dot{\varepsilon}_{XX} + \frac{1}{3\rho} \cdot \frac{d \rho}{d t}\right), \quad \frac{D D_{YY}}{D t} = 2G\left(\dot{\varepsilon}_{YY} + \frac{1}{3\rho} \cdot \frac{d \rho}{d t}\right), \quad \frac{D D_{XY}}{D t} = G\left(\dot{\varepsilon}_{XY}\right)$$
(7)

77-48211/671120, № 01 январь 2014 г

$$\sigma_{ij} = -pg_{ij} + D_{ij} \tag{8}$$

$$f = 2 \cdot \left(D_{XX}^2 + D_{XY}^2 + D_{YY}^2 + D_{XX} \cdot D_{YY} \right) \le \frac{2}{3} \sigma^2$$
(9)

Здесь *t* – текущее время; ρ – плотность; p – давление; e – удельная внутренняя энергия; *X*, *Y* – осевая и радиальная координаты; v_X , v_Y – компоненты вектора скорости; g_{ij} – метрические коэффициенты основного базиса выбранной системы координат, причем *i*, *j* = *X*, θ , *Y* (*цилиндрическая двумерная система координат*); σ_{XX} , σ_{YY} , $\sigma_{\theta\theta}$ – нормальные напряжения в радиальном, осевом и тангенциальном направлениях; σ_{XY} – касательные напряжения; D_{ij} – компоненты девиатора напряжений; $\dot{\varepsilon}_{ij}$ – компоненты тензора скоростей деформаций; $\dot{\varepsilon}_{ij}^{e}$, $\dot{\varepsilon}_{ij}^{p}$ – упругие и пластические составляющие скорости деформации; D(...)/Dt – производная Яуманна; G – модуль сдвига; σ – динамический предел текучести среды.

В приведенной системе уравнений в порядке следования представлены законы сохранения массы (1), импульса (2) и энергии (3), в общем виде уравнение состояния взаимодействующих сред (4), кинематические соотношения (5), следствие аддитивности упругих и пластических компонент деформации (6), закон Гука в дифференциальной форме (7), компоненты тензора напряжений (8) и условие пластического течения Мизеса (9).

Уравнения состояния для металлов и кварцевого песка брались в форме линейной баротропной зависимости давления от плотности $p = K(\rho/\rho_0 - 1)$, а для других материалов – полиномиальной зависимости вида $p = A_1\mu + A_2\mu^2 + A_3\mu^3 + (B_0 + B_1\mu)\cdot\rho_0\cdot e$, где $\mu = \rho/\rho_0 - 1$; ρ , ρ_0 – текущая и начальная плотности среды соответственно.

Физико-механические константы используемых материалов принимались следующими: для воды начальная плотность $\rho_0 = 1$ г/см³, $A_1 = 2,2$ ГПа, $A_2 = 9,54$ ГПа, $A_3 = 14,57$ ГПа, $B_0 = B_1 = 0,28$ ГПа; для материала сопла коллектора и соплового насадка (W) $\rho_0 = 19,35$ г/см³, модуль объемного сжатия K = 292 ГПа, модуль сдвига G = 135 ГПа, динамический предел текучести $\sigma = 1$ ГПа; для материала преграды (AMr6) $\rho_0 = 2,64$ г/см³, K = 60 ГПа, G = 26,3 ГПа; для материала абразива (SiO) $\rho_0 = 3$ г/см³, K = 214 ГПа, G = 181 ГПа, $\sigma = 6$ ГПа и другого абразива (SiO₂) $\rho_0 = 2,2$ г/см³, K = 160 ГПа, G = 135 ГПа, $\sigma = 6$ ГПа. Для АМr6 и SiO₂ критическая интенсивность деформации принималась идентичной: $\epsilon^* = 0,43$ ГПа.

В ходе исследования выяснилось, что форма сопла (рис. 3) значительно влияет на темп увеличения скорости струи жидкости: чем больше разница начального и конечного диаметра сопла, тем она быстрее набирает конечную скорость. Промежуточные диаметры

в сопле (см. рис. 3, б) нежелательны – они замедляют темп набора скорости и значительно увеличивают радиальную составляющую скорости струи.



Рис. 3. Используемые конфигурации внутренней поверхности коллектора

Полученные расчетные данные осевых и радиальных составляющих скоростей струи на выходе из сопла коллектора использовались в качестве начальных условий для оценки параметров движения струи и частиц абразива. Он представлен на рис. 4, 5.



Рис. 4. Характер взаимодействия участка струи, вытекающей из конусообразного сопла, с частицами абразива



Рис.5. Осевые (а) и радиальные (б) составляющие скорости частиц абразива

Так как в данном конкретном случае фокусирующий насадок не использовался, на представленных иллюстрациях (рис. 4) виден интенсивный разлет струи в радиальном направлении. Этого, естественно, не наблюдалось бы при наличии фокусирующего насадка. Необходимо отметить высокую радиальную скорость частиц абразива, достигающую 1,5 км/с и более (рис. 5). Можно отметить также существенное искажение формы частиц абразива уже на начальном участке взаимодействия их со струей (см. рис. 6).



Рис. 6. Форма частиц абразива до (а) и после (б) взаимодействия со струей

На втором этапе исследования анализировался характер набора скорости абразивных частиц вдоль канала фокусирующего насадка. Выбранная параметрическая расчетная схема условно показана на рис. 7 и составлена на основе данных работы [6]. При этом в качестве рабочей была выбрана двухмерная осесимметричная *X*, *Y*– модель.



Рис. 7. Параметрическая расчетная схема, где 1 – абразивная частица; 2 – струя жидкости; 3 – фокусирующий насадок; D – диаметр канала фокусирующего насадка; d – диаметр струи жидкости; z – величина захвата абразивных частиц струей жидкости; R – радиус абразивных частиц; V_x , V_y – скорости абразивных частиц в осевом и радиальном направлениях

Числовые значения геометрических параметров фокусирующего насадка принимались следующими – D = 1,6 мм; d = 1 мм. В процессе исследования определялись следующие зависимости:

- изменение продольной скорости частиц от величины их захвата струей жидкости (z);

– изменение продольной скорости частиц от величины и направления их начальной радиальной скорости (V_v);

- изменение продольной скорости частиц от числового значения их радиуса.

В процессе исследования было замечено, что вне зависимости от используемых начальных условий в некоторый момент времени происходит скопление частиц в канале фокусирующего насадка, и в дальнейшем они движутся вместе. Это продемонстрировано на рис. 8.



Рис.8. Характер движения частиц в канале фокусирующего насадка

Отмеченное скопление частиц обусловлено использованием двумерной модели, в которой абразивные частицы по форме являются не сферическими, а торовыми телами. Поэтому в дальнейшем важно устранить этот недостаток и использовать трехмерную модель взаимодействия частиц с поверхностью канала насадка. Несмотря на указанные недостатки, полученные результаты дают представление о характере набора скорости частиц в осевом направлении.

В качестве базовой зависимости изменения продольной скорости выбраны следующие числовые значения параметрической схемы (рис. 7): z = 0 мм, R = 1 мм, $V_y = 100$ м/с, $V_x = 800$ м/с.

Соответствующий базовым значениям характер изменения осевой скорости от времени и расстояния представлен на рис. 9. Основной набор скорости происходит на участке 0...50 мм, что позволяет сократить длину фокусирующего насадка.



Рис. 9. Характер изменения осевой скорости в зависимости от времени t и расстояния по оси X

Результаты моделирования процесса при разных числовых значениях величины z (захват абразивных частиц струей жидкости) представлены на рис. 10. Они показывают, что конечная скорость частиц изменяется от 86 % V_x (при z = 0) до 98 % V_x (при z = 2-R).



Рис. 10. Характер полученных зависимостей изменения продольной скорости частиц от величины z: a) z = 0; б) $z = 2 \cdot R$ ($V_y = 100 \text{ м/c}$; $V_x = 800 \text{ м/c}$; R = 1 мм)

Полученные зависимости вида $V_x = f(V_y)$ и $V_x = f(R)$ носили идентичный характер. При этом необходимо отметить, что изменение начальных числовых значений радиальной скорости не влияло на конечную осевую скорость абразивных частиц. И это, как уже указывалось, можно связать с недостатками выбранной модели. В то же время изменение радиуса абразивных частиц оказывало определенное влияние на их осевую скорость. Так при R = 1 мм осевая скорость составляет 93 % V_x , а при R = 1,5 мм – 88 % V_x . Величина захвата частиц струей жидкости в обоих вариантах принималась равной z = R.

При моделировании взаимодействия абразивных частиц с внутренними стенками соплового насадка в трехмерном приближении использовались те же материалы, что и при решении соответствующей двумерной задачи. При этом результаты модельного расчета представлены на рис. 11.



Рис. 11. Результаты модельного расчета движения частиц абразива в канале соплового насадка

В этом случае частицы абразива совершают сложное колебательное движение. В начальный момент времени частица абразива отталкивается от воды и взаимодействует со стенкой струеформирующего канала соплового насадка (рис.11), создавая в нем сложное напряженно-деформационное состояние в зоне контакта. Колебания частиц происходят неравномерно, следствием чего является неравномерный износ струеформирующего канала, показанного на рис. 12.



Рис. 12. Сопловые насадки: а) новый, б) отработавший 50 часов На рис. 13 изображены иллюстрации высокоскоростного взаимодействия струи диаметром d = 1 мм (V = 0.8 км/с) с преградой из алюминиевого сплава АМг6 толщиной h = 5 мм [6].



Рис. 13. Результаты расчетов проникновения высокоскоростной струи воды в алюминиевую преграду

При этом рассматривались варианты резки чистой струей и струей с частицами абразива, в качестве которого рассматривался кварцевый песок (SiO₂) d = 0,4 мм. Как показано [6], в качестве критерия разрушения материала преграды целесообразно использовать деформационный критерий вида $\varepsilon_p \leq \varepsilon_p^*$, где $\varepsilon_p = \sqrt{2/3}\sqrt{\varepsilon_p^{ij}\varepsilon_p^{ij}}$ – интенсивность пластических деформаций; ε_p^{ij} – пластические составляющие компонент тензора деформаций; ε_p^* – предельная (критическая) пластическая деформация. При этом предельные числовые значения критических деформаций принимались равными 0,43. Результаты выполненных расчетов показывают более высокую скорость резки ГАР по сравнению с ГР, что не противоречит известным экспериментальным данным.

В заключение отметим сложность математического моделирования динамических процессов, сопровождающих гидро- и гидроабразивный виды обработки материалов. Эта сложность обусловлена, в общем случае, необходимостью использования трехмерных моделей и соответствующих численных методов расчета (что не всегда возможно), недостаточным представлением о поведении соответствующих материалов в условиях ГР и ГАР, в частности недостаточным знанием их критериев разрушения. Поэтому настоящая работа является начальным этапом в плане освоения поставленных задач, решение которых позволит существенно расширить возможности данного вида обработки материалов.

Список литературы

1. http://www.vodorezka.ru/obl_prim_thn_gidrorezki.html

2. http://ru.wikipedia.org/wiki

3. Ультрастуйная технология получения микросуспензий / О.Е. Балашов, А.А. Барзов, А.Л. Галиновский и др. – М.: Изд-во МГТУ им. Н.Э. Баумана, 2011.

4. Тарасов В.А., Полухин А.Н. Оценка геометрических параметров формируемой поверхности при гидроабразивной резке // Вестник МГТУ. Серия «Машиностроение». – 2012. – № 1 (86). – С. 107 – 116.

5. Нох В.Ф. СЭЛ – совместный эйлерово-лагранжев метод для расчета нестационарных двумерных задач // Вычислительные методы в гидродинамике. М.: Мир, 1967. С. 128-184.

6. Казакова О.И., Колпаков В.И. Численное моделирование гидроабразивной резки листовых заготовок из алюминиевых сплавов // Известия высших учебных заведений. Серия «Машиностроение». 2012. № 7. С. 56-60.