УДК 532.685

**Моделирование двухфазного потока в пористой среде с использованием двумерной сетевой модели**

***К. Шаббир, О. Извеков, А. Конюхов***

Московский физико-технический институт (национальный исследовательский университет)

Моделирование двухфазного течения в пористых средах имеет множество применений в нефтедобыче, гидрологии, производстве электроэнергии и т.д. Классические континуальные модели рассматривают проницаемость как функцию только насыщенности. Классические континуальные модели неспособны объяснить неравновесные эффекты [1]. Продвинутые модели сплошных сред, такие как модель Кондаурова [2], рассматривают проницаемость как функцию неравновесного параметра в дополнение к насыщенности. Чтобы лучше понять неравновесные эффекты, необходимо разработать модели в масштабе пор. Наша модель похожа на сетевую модель [3]. Однако в нашей модели используются цилиндрические трубки вместо трубок формы песочных часов, что позволяет нам выводить точные уравнения расхода [4].

В нашей модели также используется новый метод распределения различных фаз в узлах. Мы смоделировали процесс пропитки, когда смачивающая жидкость изначально располагалась во внешней области с трубками большего радиуса, а несмачивающая жидкость - во внутренней области с трубками меньшим радиусом (более мелкими порами). Мы вычислили зависимость насыщенности смачивающей фазы и среднее капиллярное давление от времени во внутренней области (с более мелкими порами). Среднее капиллярное давление определяется как:

(1)

где — площадь мениска, — радиус трубки, — капиллярное давление, такое, что:

(2)

где — коэффициент поверхностного натяжения, — радиус трубки.

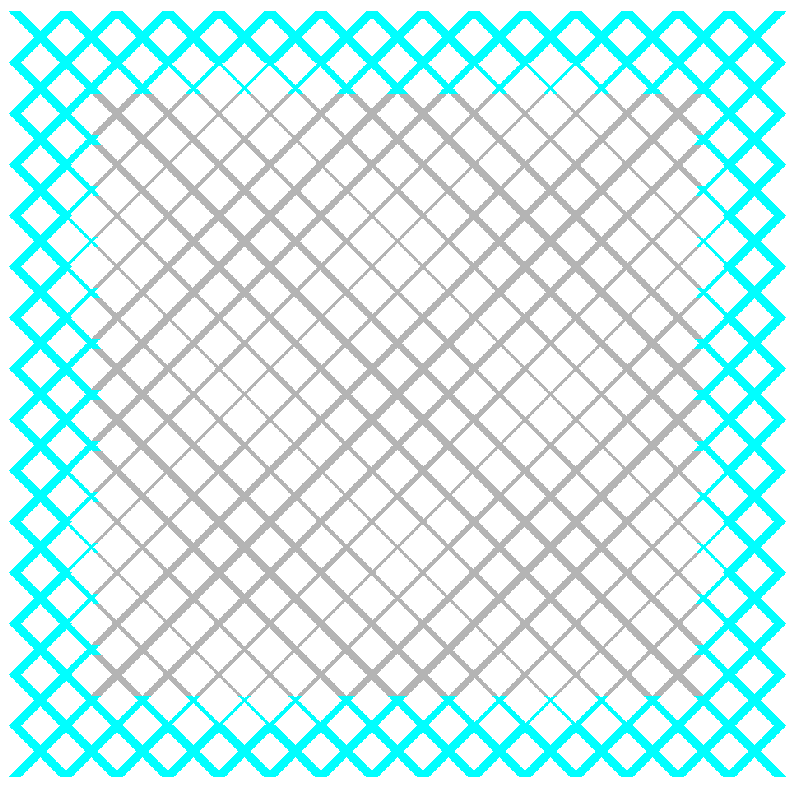
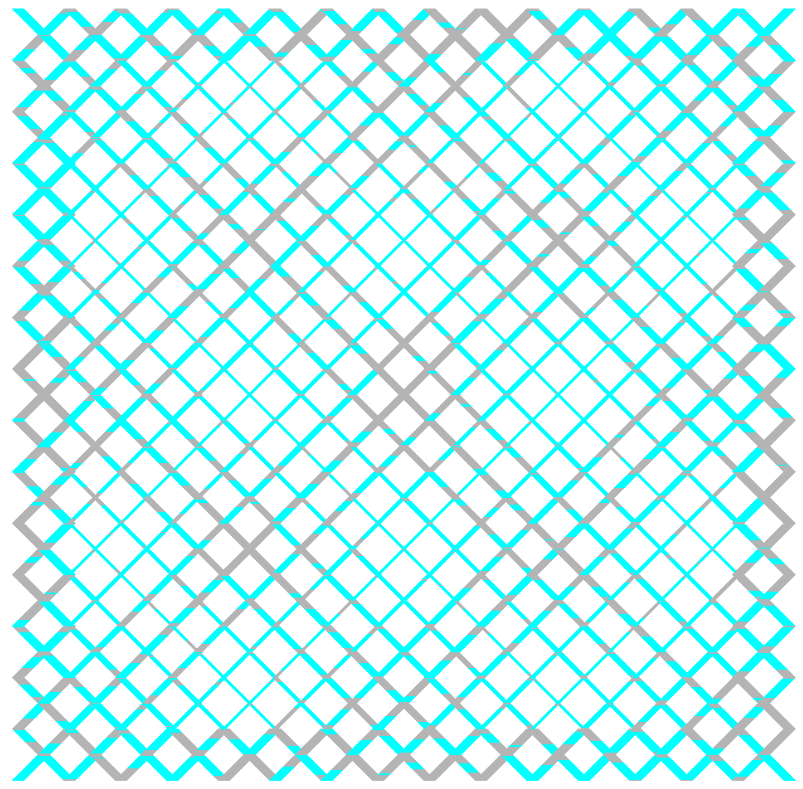
*а* *б*

Рис. 1. Начальная конфигурация (a) жидкостей, при которой смачивающая жидкость расположена во внешней области. Поздняя стадия пропитки. Проникновение (b) смачивающей жидкости во внутренние области с меньшим радиусом трубок.

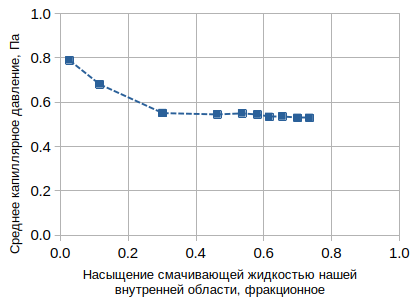
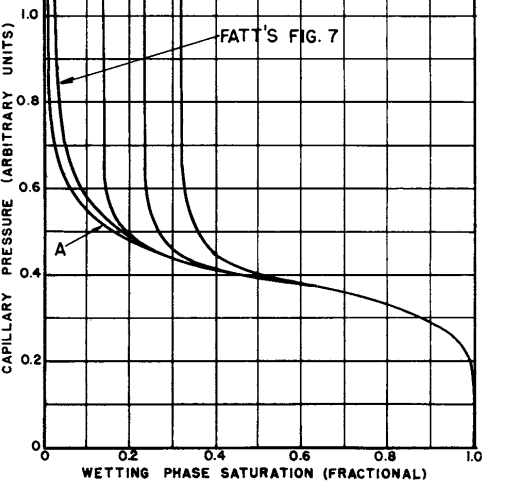
*а**б*

Рис. 2. зависимости капиллярного давления от насыщенности смачивающей жидкости, результаты наших различных численных экспериментов (a), смоделировано (b) и экспериментально проверено [5].

Основные этапы расчета таковы: сначала мы определяем давление в каждом узле, решая систему линейных уравнений. Затем, исходя из известных давлений, мы вычисляем скорость потока. Наконец, мы выбираем подходящий временной шаг, распределяем жидкости в узлах и выполняем перемещение жидкостей в трубках. Жидкости распределяются таким образом, что смачивающая жидкость сначала поступает в самые тонкие трубки. Наша сетевая модель показывает, что смачивающая жидкость со временем проникает в область более мелких пор, при этом насыщенность стремится к равновесному значению. Кроме того, видно, что капиллярное давление увеличивается с уменьшением равновесной насыщенности.

В нашем графике (рис. 2а), начальное насыщение смачивающей (голубой) жидкости в системе варьировалось, что приводило к различному конечному насыщению смачивающей жидкости во внутренней области, по мере уменьшения конечного насыщения среднее капиллярное давление увеличивается, поскольку мениски расположены в самых тонких трубках. Наша кривая аналогична кривой A из классической литературы (рис. 2б) со значениями по оси x от 0,05 до 0,6. Мы показываем два графика только для качественного сравнения. Мы рассчитали и нанесли на график нашу ось y непосредственно в Па. В то время как в классической литературе ось y не имеет измерений. Это не ошибка, что наш график сглаживается ближе к 0,6, в то время как на графике из классической литературы график сглаживается ближе к 0,4.

Тогда, мы приходим к выводу, что, во-первых, наш новый метод распределения жидкости в узлах является правильным, поскольку смачивающая жидкость правильно поступает во внутреннюю область благодаря капиллярному давлению. И, во-вторых, определение капиллярного давления в соответствии с уравнением (1) хорошое, потому что часть нашей кривой зависимости капиллярного давления от насыщения аналогична классической литературе. Для дальнейшего улучшения мы планируем намерены распространить нашу модель на трехмерный случай и создать более сложную связь между узлами, имея в виду, что конечной целью нашего исследования является понимание физического смысла неравновесного параметра Кондаурова.

Работа поддержана грантом РНФ №23-21-00175.

**Литература**

1. *Raoof A., Hassanizadeh S.* A new method for generating pore-network models of porous media // Transp. Porous Media. 2010. V. 81. P. 391–407.
2. *Кондауров В. И.* Неравновесная модель пористой среды, насыщенной несмешивающимися жидкостями // Прикладная математика и механика. 2009. Т. 73. №. 1. С. 121–142.
3. *Aker E.* [et al.]. A two-dimensional network simulator for two-phase flow in porous media // Transp. Porous Media. 1998. V. 32. P. 163–186.
4. *K. Shabbir.* Simulation of Two-Phase Flow in Porous Media using a Two-Dimensional Network Model // Труды 65-й Всероссийской научной конференции МФТИ. 2023. Т. 78. С. 205–206.
5. *Fatt I.* The network model of porous media III. Dynamic properties of networks with tube radius distribution // Petroleum Trans. AIME. 1956. V. 207. P. 164–181.