文章编号:1009-9603(2020)04-0067-12

DOI: 10.13673/j.cnki.cn37-1359/te.2020.04.008

基于分形理论的低渗透油藏油水相对渗透率模型

苏海波^{1,2},张世明²,孙业恒²,于金彪²,杨明林²,孟 薇²,汪 勇²,俞明理³ (1.中国科学技术大学热科学和能源工程系,安徽合肥 230027; 2.中国石化胜利油田分公司勘探开发研究院, 山东东营 257015; 3.中国石油大学(华东)化学工程学院,山东青岛 266580)

摘要:油水相对渗透率是研究低渗透油藏注水开发特征的重要参数之一,明确油水相对渗透率的影响因素对认识 低渗透油藏的渗流规律有重要意义。在多孔介质分形理论的基础上,建立低渗透油藏油水相对渗透率模型和归一 化的油水相对渗透率模型。新建立的油水相对渗透率模型是含水饱和度、驱替压力、毛细管力的函数,可以综合反 映储层孔隙结构、非线性渗流和渗流干扰对油水相对渗透率的影响。理论分析结果表明:岩心孔隙结构越复杂,油 水相对渗透率越低;驱替压力对油相相对渗透率有影响,表明在注水开发过程中相对渗透率存在动态变化特征;非 线性渗流对油相相对渗透率的影响较大,而对水相的影响可忽略不计,随着油相非线性系数的增大油相相对渗透 率减小;渗流干扰对油水相对渗透率均存在影响,油水相对渗透率随着干扰系数的增大而降低。为了验证模型的 可靠性,将模型预测的油水相对渗透率与实验测试结果进行了对比,其结果表明吻合程度高。与经典相对渗透率 理论模型预测结果的对比表明,新建模型对水相相对渗透率的预测结果优于经典理论模型的预测结果。 关键词:低渗透油藏;油水相对渗透率;分形理论;孔隙结构;非线性渗流;渗流干扰 中图分类号:TE348

Oil-water relative permeability model of low permeability reservoir based on fractal theory

SU Haibo^{1,2}, ZHANG Shiming², SUN Yeheng², YU Jinbiao², YANG Minglin²,

MENG Wei², WANG Yong², YU Mingli³

(1.Department of Thermal Science and Energy Engineering, University of Science and Technology of China, Hefei City, Anhui Province, 230027, China; 2.Exploration and Development Research Institute, Shengli Oilfield Company, SINOPEC, Dongying City, Shandong Province, 257015, China; 3.College of Chemical Engineering, China University of Petroleum(East China), Qingdao City, Shandong Province, 266580, China)

Abstract: Oil-water relative permeability is an important parameter for studying the characteristics of water flooding development in low permeability reservoirs. It is of great practical significance to understand the percolation law in the low permeability reservoir by determining the influencing factors of oil-water relative permeability. Based on the fractal theory of porous media, a mathematical model of oil-water relative permeability in the low permeability reservoirs and a normalized oil-water relative permeability model are established respectively. The established oil-water relative permeability model is a function of water saturation, displacement pressure, and capillary pressure, which can comprehensively reflect the influence of reservoir pore structure, nonlinear percolation and percolation interference on oil-water relative permeability is; the displacement pressure influences relative permeability of oil phase, which shows that there is a dynamic change of relative permeability in the process of water flooding. Nonlinear percolation has a great influence on the relative permeability of

收稿日期:2019-12-23。

作者简介:苏海波(1981—),男,黑龙江肇东人,副研究员,在读博士研究生,从事低渗透油藏渗流机理、油藏数值模拟技术研究及其在油藏开发中的应用。E-mail:suhaibo.slyt@sinopec.com。

基金项目:国家科技重大专项"渤海湾盆地济阳坳陷致密油开发示范工程"(2017ZX05072),中国石化科技攻关项目"济阳坳陷页岩油可动性主控因素与甜点评价"(P19017-6)。

oil phase, but the influence on the relative permeability of water phase may be ignored. The relative permeability of oil phase decreases with the increase of the nonlinear coefficient of oil phase. The percolation interference influences the relative permeability of the oil and water phase which decreases with the increase of the interference coefficient. To verify the reliability of the model, the oil-water relative permeability predicted by the model is compared with the experimental results. The predicted oil-water relative permeability of the model is highly consistent with the experimental results. In addition, the comparison with the prediction results of the classical relative permeability theoretical model shows that the prediction results of the new model for the relative permeability of water phase are better than those of the classical theoretical models.

Key words: low permeability reservoir; oil-water relative permeability; fractal theory; pore structure; nonlinear percolation; percolation interference

油水相对渗透率综合反映了储层中油、水相的 渗流规律,提供了一种表征多孔介质中两相流体流 动特征的方法,是油田开发及油藏数值模拟技术中 较重要的参数和热点研究问题[1-7]。目前,低渗透油 藏油水相对渗透率的主要获取方法包括实验室估 算[8-10]、理论模型预测[11-14]和历史拟合法[15-17]。实验 室估算是获取油水相对渗透率的最直接方法,主要 采用的是稳态法和非稳态法。随着低渗透率油藏 水驱开发研究的深入,非稳态法因其能更好地模拟 实际储层得以开发而被广泛采用。非稳态法的主 要理论基础是达西渗流规律和BUCKLEY-LEVER-ETT一维水驱油方程,常用的实验数据处理方法包 括JBN方法及考虑毛细管力、重力和非线性流动的 改进的JBN方法^[18-23],但均未考虑流动的非线性特 征以及油水相间的渗流干扰现象。同时,实验测量 低渗透油藏油水相对渗透率需消耗大量的实验测 试时间和准确的实验数据的计量,对低渗透油藏的 油水相对渗透率的实验估算难度较大。

油水相对渗透率的历史拟合方法是指将油藏 数值模拟技术与岩心驱替实验技术相结合,利用岩 心和流体的物性参数以及驱替实验数据计算油水 相对渗透率的一种方法^[24-30]。油水相对渗透率的历 史拟合法不仅对低渗透油藏岩心的驱替实验提出 了较高的要求,同时要求所采用的油水相对渗透率 的理论模型能够反映低渗透油藏的油水渗流规律。 因此,预测低渗透油藏的油水相对渗透率采用理论 模型法^[11-14,31-35]。

分形理论最初由 MANDELBROT 提出^[36],并被 广泛用于描述具有自相似性特征的复杂几何结构, 天然多孔岩石已被证明具有分形特征^[37-38]。目前, 诸多学者应用分形理论预测多孔介质的绝对渗透 率和相对渗透率^[39-46],明确了经典的相对渗透率理 论模型中参数的物理意义。相比中、高渗透油藏, 低渗透油藏具有更细、更小的孔喉半径,受储层孔 喉分布及地层油边界层效应的影响,流体在低渗透 储层中的流动存在明显非线性渗流特征,油水两相 渗流过程中存在较强烈的干扰现象。理论研究及 物理实验结果表明,低渗透油藏中的流体渗流特征 不再服从达西渗流理论,应用常规相渗理论模型计 算低渗透油藏的油水相对渗透率必然产生较大的 误差^[47-51]。因此,建立低渗透油藏油水相对渗透率 模型,明确油水相对渗透率的影响因素对认识低渗 透油藏的油水两相渗流规律具有重要意义。

研究结果表明,低渗透油藏油水相对渗透率不 仅是含水饱和度的函数,同时受储层孔隙结构、驱 替压力和油水两相间的毛细管力的影响^[52],但有关 非线性渗流和油水相间渗流干扰对油水相对渗透 率的影响还没有相关讨论。为此,笔者在多孔介质 分形理论的基础上,提出了考虑非线性渗流特征和 油水相间渗流干扰的新型的低渗透油藏油水相对 渗透率理论模型,对模型计算结果与实验测试结果 和经典的理论模型的计算结果进行了对比,研究孔 隙结构、驱替压力、毛细管力、非线性渗流和相间干 扰等因素对油水相对渗透率的影响,深化了低渗透 油藏油水渗流规律认识。

1 分形理论

根据多孔介质分形理论,多孔介质被视为由一 束弯曲毛细管束组成的。毛细管半径和弯曲长度 具有自相似特征,可采用分形理论进行描述。取实 际长度为L₀(即最大毛细管半径对应的分形长度)、 横截面积为A的正方形岩心,单元横截面积上的毛 细管半径不小于r_{mi}的毛细管总数^[40-43]为:

$$N = \left(\frac{r_{\max}}{r_{\min}}\right)^{D_{\rm f}} \tag{1}$$

孔隙度与分形维数的关系满足[40-43]:

$$D_{\rm f} = d_{\rm E} - \frac{\ln\phi}{\ln\frac{r_{\rm min}}{r_{\rm max}}}$$
(2)

根据(2)式得到不同含水饱和度下的水相和油 相的分形维数分别为:

$$D_{\rm f,w} = d_{\rm E} - \frac{\ln(S_{\rm w}\phi)}{\ln\frac{r_{\rm min,w}}{r_{\rm max,w}}}$$
(3)

$$D_{\rm f,o} = d_{\rm E} - \frac{\ln\left[\left(1 - S_{\rm w}\right)\phi\right]}{\ln\frac{r_{\rm min,o}}{r_{\rm max,o}}} \tag{4}$$

分形多孔介质的横截面积[40-43]为:

$$A = \frac{\pi D_{\rm f}}{2 - D_{\rm f}} \times r_{\rm max}^2 \times \frac{1 - \phi}{\phi}$$
(5)

多孔介质的平均毛细管力[40-43]为:

$$\overline{p_{\rm c,ave}} = \frac{2\sigma \cos\theta}{r_{\rm min}} \times \frac{D_{\rm f}}{D_{\rm f} + 1}$$
(6)

弯曲的毛细管实际长度[40-43]为:

$$L_{t}(r) = L_{0}^{D_{T}} (2r)^{1 - D_{T}}$$
(7)

迂曲度分形维数计算式[40-43]为:

$$D_{\rm T} = 1 + \frac{\ln\bar{\tau}}{\ln\left(\frac{2L_0}{\bar{r}}\right)} \tag{8}$$

其中,平均迂曲度计算公式[40-43]为:

$$\bar{\tau} = \frac{1}{2} \times \begin{bmatrix} 1 + \frac{1}{2}\sqrt{1 - \phi} + \sqrt{1 - \phi} & \frac{\sqrt{\left(\frac{1}{\sqrt{1 - \phi}} - 1\right)^2 + \frac{1}{4}}}{1 - \sqrt{1 - \phi}} \end{bmatrix}$$
(9)

2 低渗透油藏油水相对渗透率理论 模型

2.1 模型假设 模型假设条件为:①低渗透油藏由N根不等径 的毛细管组成,且毛细管孔隙尺寸满足多孔介质的 分形理论。②流体在毛细管内的流动符合牛顿流 体流动特征。③水相为润湿相,油相为非润湿相。 ④水相和油相具有相同的静态边界层厚度。⑤考 虑水相、油相的最小启动压力梯度。⑥水相、油相 的非线性渗流不仅与驱替压力相关,同时与含水饱 和度相关。⑦考虑油水相间的毛细管力作用,不考 虑油水流动过程中重力作用和温度变化。

2.2 油水相对渗透率模型

流体在毛细管中的流动是由毛细管两端的外 部压力、毛细管力和油水相最小启动压力共同作用 下,则流体在单个毛细管中的水相、油相流量公 式^[51-52]分别为:

$$q_{w} = \frac{\pi r_{w}^{4}}{8\mu_{w}} f_{w} \left[1 - \delta_{0} e^{-c_{w} \left(|\nabla p| - G_{w} \right)} \right]^{4} \nabla p \qquad (10)$$

$$q_{\circ} = \frac{\pi r_{\circ}^{4}}{8\mu_{\circ}} f_{\circ} \left[1 - \delta_{0} \mathrm{e}^{-c_{\circ} \left(|\nabla p| - G_{\circ} \right)} \right]^{4} \left(\nabla p + \nabla p_{\mathrm{cow}} \right) (11)$$

f_w,f_o可以定义为相饱和度的函数,即

$$f_{\rm w} = S_{\rm w}^{\gamma_{\rm w}} \tag{12}$$

$$f_{o} = S_{o}^{\gamma_{o}}$$
(13)

将(7)式、(12)式和(13)式代入到(10)式和 (11)式中,得到水相、油相流量公式的分形表征模 型分别为:

$$q_{w} = \frac{\pi r_{w}^{4}}{8\mu_{w}} S_{w}^{\gamma_{w}} \times \left[1 - \delta_{0} e^{-c_{w} \left(|\nabla p| - G_{w}\right)}\right]^{4} \left(\frac{L_{0}}{2r_{w}}\right)^{1 - D_{T}} \frac{\Delta p}{L_{0}}$$
(14)
$$\pi r_{w}^{4}$$

$$q_{o} = \frac{1}{8\mu_{o}} S_{o}^{\gamma_{o}} \times \left[1 - \delta_{0} e^{-c_{o}\left(|\nabla p| - G_{o}\right)}\right]^{4} \left(\frac{L_{0}}{2r_{o}}\right)^{1 - D_{T}} \left(\frac{\Delta p + p_{cow}}{L_{0}}\right) \quad (15)$$

根据毛细管渗流模型和多孔介质的分形理论, 通过横截面积为A的多孔介质的水相、油相总流量 分别为:

$$Q_{w} = -\int_{r_{\min,w}}^{r_{\max,w}} q_{w} dN(r_{w}) = \left[1 - \delta_{0} e^{-c_{w}(|\nabla p| - G_{w})}\right]^{4} \times \frac{\pi D_{f,w} r_{\max,w}^{3+D_{T}}}{\mu_{w} L_{0}^{D_{T}} 2^{4-D_{T}} (3 + D_{T} - D_{f,w})} S_{w}^{\gamma_{w}} \Delta p \qquad (16)$$

$$Q_{o} = -\int_{r_{\min,o}}^{r_{\max,o}} q_{o} dN(r_{o}) = S_{o}^{\gamma_{o}} \left[1 - \delta_{0} e^{-c_{o}(|\nabla p| - G_{o})} \right]^{4} \times \left[\frac{\pi D_{f,o} r_{\max,o}^{3+D_{T}}}{\mu_{o} L_{0}^{D_{T}} 2^{4-D_{T}} (3 + D_{T} - D_{f,o})} \Delta p + \frac{\pi \sigma \cos\theta D_{f,o} r_{\max,o}^{2+D_{T}}}{2^{3-D_{T}} \mu_{o} L_{0}^{D_{T}} (2 + D_{T} - D_{f,o})} \right]$$
(17)

因此,根据(16)式和(17)式可得到水相、油相 相对渗透率分别为:

$$K_{\rm rw} = S_{\rm w}^{\gamma_{\rm w}} \left[1 - \delta_0 e^{-c_{\rm w} \left(|\nabla_p| - G_{\rm w} \right)} \right]^4 \times \frac{D_{\rm f,w} \left(D_{\rm T} - D_{\rm f} + 3 \right)}{D_{\rm f} \left(D_{\rm T} - D_{\rm f,w} + 3 \right)} \times \left(\frac{r_{\rm max,w}}{r_{\rm max}} \right)^{3 + D_{\rm T}}$$

$$K_{\rm ro} = S_{\rm o}^{\gamma_{\rm o}} \left[1 - \delta_0 e^{-c_{\rm o} \left(|\nabla_p| - G_{\rm o} \right)} \right]^4 \times$$
(18)

$$\frac{D_{f_o}(D_T - D_f + 3)}{D_f(D_T - D_{f_o} + 3)} \times \left(\frac{r_{\max,o}}{r_{\max}}\right)^{3+D_T} \times$$

$$\left[1 + \frac{\left(D_{\rm T} - D_{\rm f,o} + 3\right)}{\left(D_{\rm T} - D_{\rm f,o} + 2\right)} \times \frac{1}{\Delta p} \times \frac{2\sigma \cos\theta}{r_{\rm max,o}}\right] \quad (19)$$

孔隙半径与水相、油相饱和度满足如下关系 式^[40-43]:

$$r_{\max,w} = r_{\max} \sqrt{S_w}$$
(20)

$$r_{\rm max,o} = r_{\rm max} \sqrt{1 - S_{\rm w}} \tag{21}$$

将(20)式和(21)式代入到(18)式和(19)式中, 并考虑束缚水和残余油,得到低渗透油藏水相、油 相相对渗透率模型分别为:

$$K_{\rm rw} = a \left[1 - \delta_0 e^{-c_{\rm w} \left(|\nabla_P| - G_{\rm w} \right)} \right]^4 \left(S_{\rm w} - S_{\rm wc} \right)^{\left(\frac{3 + D_{\rm T}}{2} + \gamma_{\rm w} \right)}$$
(22)

其中:

$$a = \frac{D_{f,w} (D_T - D_f + 3)}{D_f (D_T - D_{f,w} + 3)}$$
(23)

$$K_{\rm ro} = b \left[1 - \delta_0 e^{-c_o \left(|\nabla p| - G_o \right)} \right]^4 \times \left(1 - S_{\rm w} - S_{\rm or} \right)^{\left(\frac{3 + D_{\rm T}}{2} + \gamma_o \right)} \times \left[1 + c \left(1 - S_{\rm w} - S_{\rm or} \right)^{-\frac{1}{2}} \times \frac{p_{\rm cow}}{\Delta p} \right]$$
(24)

其中:

$$b = \frac{D_{f,o} (D_{T} - D_{f} + 3)}{D_{f} (D_{T} - D_{f,o} + 3)}$$
(25)

$$c = \frac{\left(D_{\rm T} - D_{\rm f,o} + 3\right)}{\left(D_{\rm T} - D_{\rm f,o} + 2\right)} \times \frac{D_{\rm f} + 1}{D_{\rm f}} \times \frac{r_{\rm min}}{r_{\rm max}}$$
(26)

(22)式和(24)式为基于多孔介质分形理论建 立的低渗透油藏水相、油相相对渗透率模型,是通 过水、油的相渗透率与储层绝对渗透率之间的关系 建立的。该模型反映出流体通过低渗透油藏的非 线性渗流特征、毛细管力、含水饱和度分布和储层 孔隙结构对油水相对渗透率的影响。当流体的相 对静态边界层厚度为0时,油水两相渗流干扰参数 均为0,即不考虑流体边界层效应、油水两相的非线 性渗流特征和毛细管力效应时,本文建立的模型即 为基于达西渗流规律的油水相对渗透率分形模 型^[42]。

残余油条件下的水相相对渗透率:

$$K_{\rm rw,sor} = a_{\rm s} \left[1 - \delta_0 e^{-c_{\rm w} \left(|\nabla p| - C_{\rm w} \right)} \right]^4 \times \left(1 - S_{\rm or} - S_{\rm wc} \right)^{\left(\frac{3 + D_{\rm T}}{2} + \gamma_{\rm w} \right)}$$
(27)

其中:

$$a_{s} = \frac{D_{f,w,sor} \left(D_{T} - D_{f} + 3 \right)}{D_{f} \left(D_{T} - D_{f,w,sor} + 3 \right)}$$
(28)

束缚水条件下的油相相对渗透率:

$$K_{\rm ro,swc} = b_{\rm s} \left[1 - \delta_0 e^{-c_o \left(|\nabla p| - G_o \right)} \right]^4 \times \left(1 - S_{\rm wc} - S_{\rm or} \right)^{\left(\frac{3 + D_{\rm T}}{2} + \gamma_o \right)}$$
(29)

其中:

$$b_{s} = \frac{D_{f,o,swc} \left(D_{T} - D_{f} + 3 \right)}{D_{f} \left(D_{T} - D_{f,o,swc} + 3 \right)}$$
(30)

因此,(22)式除以(27)式,得到归一化的水相 相对渗透率模型为:

$$K_{\rm rw}' = \lambda_{\rm w} S_{\rm wN}^{\left(\frac{3+D_{\rm T}}{2}+\gamma_{\rm w}\right)}$$
(31)

其中:

$$\lambda_{w} = \frac{a}{a_{s}} \tag{32}$$

$$S_{wN} = \frac{S_{w} - S_{or}}{1 - S_{wc} - S_{or}}$$
(33)

(24)式除以(29)式,得到归一化的油相相对渗透率模型为:

$$K_{\rm ro}' = \lambda_{\rm o} \left(1 - S_{\rm wN}\right)^{\left(\frac{5+D_{\rm T}}{2} + \gamma_{\rm o}\right)} \times \left[1 + c \left(1 - S_{\rm w} - S_{\rm or}\right)^{-\frac{1}{2}} \times \frac{p_{\rm cow}}{\Delta p}\right]$$
(34)

其中:

$$\lambda_{\circ} = \frac{b}{b_{\circ}} \tag{35}$$

将(20)式和(21)式代入到(3)式和(4)式,得到:

$$D_{\rm f,w} = d_{\rm E} - \frac{\ln(S_{\rm w}\phi)}{\ln\frac{r_{\rm min}}{r_{\rm max}}}$$
(36)

$$D_{\rm f,o} = d_{\rm E} - \frac{\ln\left[\left(1 - S_{\rm w}\right)\phi\right]}{\ln\frac{r_{\rm min}}{2}}$$
(37)

 $r_{\rm max}$

$$D_{f_{\rm w,sor}} = d_{\rm E} - \frac{\ln\left[\left(1 - S_{\rm or}\right)\phi\right]}{\ln\frac{r_{\rm min}}{r_{\rm max}}}$$
(38)

$$D_{f,o,swc} = d_{E} - \frac{\ln\left[\left(1 - S_{wc}\right)\phi\right]}{\ln\frac{r_{min}}{r_{max}}}$$
(39)

(31)式和(34)式为归一化的水相、油相相对渗 透率模型。从模型中可以看出,归一化的油水相对 渗透率与油水两相非线性渗流指数相关,与边界层 效应引起的非线性渗流无关。低渗透油藏归一化 的油水相对渗透率是含水饱和度的函数,同时也与 驱替压力、毛细管力、储层孔隙结构和油水两相的 渗流干扰相关。

因此,当已知岩心水相、油相的最大相对渗透 率情况下,即可根据(31)式和(34)式得到反映岩心 渗流特征且在不同含水饱和度下的油水相对渗透 率为:

$$\overline{K_{\rm rw}} = K_{\rm rw, max} \lambda_{\rm w} S_{\rm wN}^{\left(\frac{3+D_{\rm T}}{2}+\gamma_{\rm w}\right)}$$
(40)

$$\overline{K_{\text{ro}}} = K_{\text{ro,max}} \lambda_{o} \left(1 - S_{wN}\right)^{\left(\frac{3 + D_{T}}{2} + \gamma_{o}\right)} \times \left[1 + c \left(1 - S_{w} - S_{or}\right)^{-\frac{1}{2}} \times \frac{\overline{p_{\text{cow}}}}{\Delta p}\right]$$
(41)

3 参数敏感性分析

对于一低渗透多孔介质,给定其初始含油饱和

度为0.8,束缚水饱和度为0.2,残余油饱和度为0.2。 最小孔隙半径为0.528 μm,最大孔隙半径为315 μm,迂曲度分形维数为1.2~1.8,孔隙分形维数为 1.1~1.5,平均毛细管力为0.5~5.0 MPa,驱替压力 梯度为2.5~10 MPa/m,水相最小启动压力梯度为 0.012 MPa/m,油相最小启动压力梯度为0.12 MPa/ m,水相非线性系数为15 m/MPa,油相非线性系数为 0.15~5 m/MPa,相对边界层厚度为0.417。应用上 述参数并根据油水相对渗透率模型(18)式和(19) 式研究孔隙结构、非线性渗流、驱替压力、毛细管力 和油水渗流干扰参数等主控参数对油水相对渗透 率曲线形态的影响。

3.1 迂曲度分形维数

迂曲度是影响油水两相渗流特征的重要参数, 迂曲度分形维数表征了多孔介质中不同尺寸孔隙 的弯曲程度。当D_T等于1时,说明多孔介质是由多 个直毛细管构成。D_T越大,表明孔隙越弯曲,孔隙 结构越复杂,小孔隙半径的毛细管则显著增加(流 体流经的实际距离越大)。取驱替压力梯度为10 MPa/m,最小毛细管力为0.05 MPa,水相、油相渗流 干扰参数均为0,孔隙分形维数为1.5,根据(22)式 和(24)式计算迂曲度分形维数分别为1.2,1.5和1.8 时的油水相对渗透率。

研究结果(图1)表明,多孔介质的迂曲度对油 水相对渗透率的影响是显著的,随着迂曲度分形维 数的增大,水相和油相相对渗透率减小。根据(7) 式可知,迂曲度分形维数越大,多孔介质的迂曲度 越大,相同长度岩心的孔隙真实长度就越长,说明 孔隙结构就越复杂,水相和油相的渗流阻力越大, 导致水相、油相相对渗透率减小。低渗透油藏渗透 率不仅在平面上,而且储层纵向上非均质性较严 重,由于储层渗透率的非均质,导致迂曲度分布不



同,储层的油水相对渗透率曲线的形态也不同。

3.2 孔隙分形维数

孔隙分形维数是反映多孔介质中不同尺寸孔 隙的分布和非均质性对油水相对渗透率影响的重 要参数。取驱替压力梯度为10 MPa/m,最小毛细管 力为0.05 MPa,迂曲度分形维数为1.5,孔隙分形维 数分别为1.1,1.3和1.5。根据(22)式和(24)式,计 算不同孔隙分形维数的相对渗透率并绘制曲线进 行对比。从图2可知,随着孔隙分形维数的增大,油 相、水相相对渗透率均增大。这是因为,对于给定 的多孔介质,当最大孔隙半径与最小孔隙半径比一 定时,根据(2)式,随着孔隙分形维数的增大,孔隙 度增大,岩石有效渗流空间增大,渗流阻力减小,从 而水相、油相相对渗透率增大;根据(3)式,随着孔 隙分形维数的增大,岩石孔隙数量增多,油水两相 的渗流通道增加,因此油水相对渗透率随着孔隙分 形维数的增大而增大。



3.3 非线性渗流系数

油相非线性系数反映的是油相流动的非线性 程度。根据(11)式油相非线性系数越小,油相渗流 的非线性程度越严重,对油相相对渗透率的影响程 度越大。取迂曲度分形维数为1.5,孔隙分形维数为 1.3,最小毛细管力为0.05 MPa,驱替压力梯度为10 MPa/m,油相非线性系数分别为0.15,0.2和5 m/ MPa。从图3可知,油相非线性渗流系数对油相相 对渗透率影响较大。随着油相非线性系数的减小, 油相相对渗透率减小。

3.4 静态边界层厚度

流体的边界层厚度反映了流体与多孔介质内 壁间分子作用力的大小程度。多孔介质渗透率越 低,流体与孔隙内壁间分子作用力越大,边界层厚 度越大;其次,静态边界层对渗流的主要影响体现



在有效渗流半径的影响,对于相同毛细管半径,静态边界层厚度越大,有效渗流半径越小。迂曲度分形维数为1.5,孔隙分形维数为1.3,最小毛细管压力为0.05 MPa,驱替压力梯度为10 MPa/m,油相非线性系数为0.2 m/MPa,静态边界层厚度分别为0,0.2和0.4。从图4可知,静态边界层厚度对油相相对渗透率影响较大,对水相相对渗透率的影响较小,可忽略不计;随边界层厚度的增大,油相相对渗透率减小。当静态边界层厚度为0时,即不考虑流体边界层效应时,油相的有效渗流能力增大,油相相对渗透率增大。





3.5 毛细管力

毛细管力对油水相对渗透率具有较大的影响, 且初期影响较大,在高含水饱和度阶段影响较小。 当驱替压力梯度为10 MPa/m,迂曲度分形维数为 2.0,孔隙分形维数为1.0时,对比研究了毛细管力分 别为0.05,0.5和1.0 MPa时的油水相对渗透率曲线 形态。由图5可以看出,毛细管力对油相相对渗透 率影响较大,对水相相对渗透率的影响较小。在相同含水饱和度条件下,随着毛细管力的增大,油相相对渗透率增大;其次,在高含水饱和度时,毛细管力对油相对渗透率的影响较小。当低渗透油藏为水湿条件时,毛细管力不仅是水相流动的动力,而且为水驱油提供动力,在相对渗透率曲线上表现为油相渗流的动力。因此,进行低渗透油藏水驱开发时,应提高水驱波及面积,充分发挥毛细管力的驱油作用,从而提高水驱采收率。



Fig.5 Influence of capillary pressure on oil-water relative permeability

3.6 驱替压力梯度

当迂曲度分形维数为1.5,孔隙结构分形维数为 1.3,最小毛细管压力为0.05 MPa,相对静态边界层 厚度为0.2,驱替压力梯度分别为2.5,5.0和10 MPa/ m时,结果(图6)表明,驱替压力梯度对水相相对渗 透率的影响较小,对油相的相对渗透率影响较大。 在相同含水饱和度条件下,随驱替压力梯度增加, 油相相对渗透率逐渐增加;当驱替压力梯度增加到 一定程度后,油相相对渗透率曲线不再发生变化。 根据(19)式可知,当边界层效应不能被忽略时,边



Fig.6 Influence of displacement pressure gradient on oil-water relative permeability

界层效应对油相的渗流影响较大,提高驱替压力将 克服边界层效应的影响,提高油相的渗流能力,油 相相对渗透率曲线上翘。

在低渗透油藏开发过程中,平面上驱替压力的 分布是不一致的,存在非线性渗流区和拟线性渗流 区,即平面上不同渗流区域油相相对渗透率曲线形 态是不同的;随低渗透油藏开发的进行,驱替压力 梯度不断变化,在同一渗流区域内在不同的开发阶 段油相相对渗透率曲线也是不同的。因此,低渗透 油藏的油水相对渗透率具有动态变化特征。

3.7 水相、油相渗流干扰参数

渗流干扰系数反映油水两相流体在流动过程 中相间的干扰程度,即相的分布特征。水相渗流干 扰系数描述为水相渗流过程中油相对水相的干扰 程度,而水相对油相的干扰程度被描述为油相渗流 干扰系数。应用(12)式和(13)式计算不同干扰参 数值对应的水相和油相渗流干扰系数变化(图7)。 以水相干扰系数为例,当岩心含水饱和度为0时,仅 存在油相,油、水相间不存在干扰;当岩心含水饱和 度为1时,仅存在水相,油相不存在对水相流动的干 扰。在油水两相渗流区间时,水、油相间的渗流干 扰程度随含水饱和度的增加而降低。在相同的含 水饱和度条件下,渗流干扰系数随干扰参数的增加 而增加,即渗流干扰参数越大油水相间的渗流干扰 程度越严重。



Fig.7 Changes of interference coefficients of water and oil phase with water saturation under different percolation interference parameters

迂曲度分形维数为1.5,孔隙分形维数为1.3,最 小毛细管力为0.05 MPa,驱替压力梯度为10 MPa/ m,不考虑油相非线性渗流,水相渗流干扰参数分别 为0,0.4 和0.8,油相渗流干扰参数分别为0,0.4 和 1.0,分别研究了水相、油相的渗流干扰参数对油水 相对渗透率的影响。由图8可知,水相渗流干扰参 数对水相相对渗透率的影响较大,随水相干扰参数 的增加水相相对渗透率降低;油相渗流干扰参数对 油相相对渗透率的影响较大,油相相对渗透率随油 相干扰参数的增加而降低。

不论是低渗透油藏还是中、高渗透油藏,油水 两相渗流过程中均存在相间渗流干扰现象,影响剩 余油的分布。相比于中、高渗透油藏,低渗透油藏 具有更细、更小的孔喉半径,油藏注入水驱替较小 孔喉空间的地层油的过程中,需要建立较大的驱替 压差从而克服较大的渗流阻力,地层油对水相的渗 流干扰也较大。



Fig.8 Influence of percolation interference parameters of water and oil phase on oil-water relative permeability

4 实例应用

为验证新建模型的可靠性,选用胜利油区某区 块的2块低渗透油藏岩心开展油水相对渗透率实 验,并用本文建立的归一化相对渗透率理论模型 (31)式和(33)式与实验测试结果和经典相对渗透 率理论模型计算结果进行对比。岩心样品取自该 区块的沙二段下亚段,岩性为细砂岩。用模拟地层 水饱和岩心,注入水为KCl溶液,矿化度为30000 mg/L,模拟地层水密度为1.0183g/cm³,模拟地层水 黏度为0.5763mPa·s,注入速率为0.5mL/min,测试 温度为50℃。实验使用的是3号白油,密度为 0.792g/cm³,黏度为2.15mPa·s,测试温度为50℃。 岩心Sam1的长度为5.23 cm,直径为2.53 cm,孔隙 度为0.151,空气渗透率为1.21mD;岩心Sam2的长 度为4.27 cm,直径为2.48 cm,孔隙度为0.123,空气 渗透率为0.232mD;孔隙分形维数和迂曲度分形维 数分别由(2)式和(8)式计算所得。

图9为2块低渗透油藏岩心样品的油水相对渗透率曲线,其中岩心Sam1的油水相对渗透率曲线由 非稳态法测试得到,岩心Sam2的油水相对渗透率曲 线由稳态法测试得到。岩心Sam1的残余油饱和度 为0.22,束缚水饱和度为0.457,束缚水下的油相渗 透率为0.35 mD,残余油下的水相渗透率为0.191 mD;岩心Sam2的残余油饱和度为0.382,束缚水饱 和度为0.327,束缚水下的油相渗透率为0.0045 mD,残余油下的水相渗透率为0.0015 mD。



图9 低渗透油藏2块岩心样品的油水相对渗透率曲线

Fig.9 Oil-water relative permeability curve of two core samples in low permeability reservoir

从图10可知,应用本文建立的理论模型计算的 相对渗透率与实验测试得到相对渗透率吻合程度 较高;与其他2个经典的油水相对渗透率理论模型 的计算结果对比,无论水相相对渗透率是通过非稳 态法还是稳态法得到的实验结果,本文建立的水相 相对渗透率模型计算结果与实验得到的水相对渗 透率均非常接近。BROOKS-COREY模型和 CO-REY模型预测的水相相对渗透率与实验结果相差 甚远。因此,不推荐使用BROOKS-COREY模型和 COREY模型预测低渗透油藏水相相对渗透率。相 比于BROOKS-COREY模型和 COREY模型预测面 相相对渗透率,本文建立的油相相对渗透率模型与 使用稳态法测试的油相对渗透率实验结果更接近, 仅在高含水饱和度阶段(*S_>*0.5)存在较小的误差



(岩心 Sam2)。而通过非稳态法测试的油相相对渗 透率实验结果(岩心 Sam1),在低含水饱和度阶段 BROOKS-COREY模型和 COREY模型预测油相相 对渗透率与实验结果对比存在一定的误差;在高含 水饱和度阶段更接近,本文建立的模型预测的油相 相对渗透率与实验结果对比存在一定的误差。

5 结论

在多孔介质分形理论的基础上,建立适用于低 渗透油藏的油水相对渗透率模型,考虑低渗透油藏 非线性渗流特征和油水相的渗流干扰现象。低渗 透油藏的油水相对渗透率不仅是含水饱和度的函 数,也与孔隙结构、迂曲度、驱替压力梯度、毛细管 力、非线性渗流系数和油水相渗流干扰相关。对于 低渗透储层,随着迂曲度分形维数的增大,油相、水 相相对渗透率减小;油相、水相相对渗透率随孔隙 分形维数的增大而增大;可以忽略毛细管力对水相 相对渗透率的影响,随毛细管力增大,油相相对渗 透率逐渐减小。

非线性渗流对低渗透油藏油水相对渗透率影 响较大。油相非线性系数对油相相对渗透率影响 较大。随油相非线性系数的减小,油相相对渗透率 减小。静态边界层厚度对油相相对渗透率影响较 大,对水相相对渗透率的影响可忽略不计;随静态 边界层厚度的增大,油相相对渗透率减小。油、水 相的渗流干扰对油水相对渗透率有较大影响,随水 相干扰程度的增加水相相对渗透率降低,油相相对 渗透率随油相干扰程度的增加而降低。

驱替压力对水相相对渗透率无影响,对油相相 对渗透率有一定影响。随着驱替压力的增加,油相 相对渗透率增加。低渗透油藏注水开发过程中,在 不同渗流区域及在同一渗流区域内的不同开发阶 段油相相对渗透率曲线是不同的,油相对渗透率具 有动态变化特征。

本文模型预测的油水相对渗透率与实验测试 结果的吻合程度较高,水相相对渗透率的预测结果 明显优于经典的理论模型,可以准确地反映低渗透 油藏的油水相对渗透率变化特征。低渗透油藏油 水相对渗透率受储层孔隙结构、开发条件和渗流特 征等因素的综合影响,本文建立的适用于低渗透油 藏的油水相对渗透率模型中的参数具有明确的物 理意义,研究结果为认识低渗透油藏油水渗流规 律、井网和井距的优化设计提供了理论指导。

符号解释

a---水相渗流分形系数;

- a_s——残余油条件下的水相渗流分形系数;
- A——分形多孔介质的横截面积,m²;
- b——油相渗流分形系数;
- b,——束缚水条件下的油相渗流分形系数;
- c——水、油相间的毛细管力系数;
- *c*₀——油相通过多孔介质的非线性渗流系数,10^e m/ MPa;
- *c*_w——水相通过多孔介质的非线性渗流系数,10° m/ MPa;
- $d_{\rm E}$ ——欧几里德维数,二维空间条件下 $d_{\rm E}$ =2,三维空间条件下 $d_{\rm E}$ =3;
- D_{f} ——孔隙截面大小分布的分形维数,在二维平面上有 $0 < D_{f} < 2$,三维空间上有 $0 < D_{f} < 3$;
- D_{f.}---油相面分形维数;
- D_{f.o.swc}——束缚水条件下的油相分形维数;
- D_{fw}——水相面分形维数;
- D_{f.w.sor}——残余油条件下的水相分形维数;
- D_{T} ——多孔介质孔道迂曲度的分形维数,表示多孔介质 中毛细管道弯曲程度,当 D_{T} =1时,毛细管是直的,二维 空间条件下1< D_{T} <2,三维空间条件下1< D_{T} <3,其 值越大表示毛细管越弯曲;
- f。——油相渗流干扰系数,小数;
- f_w ——水相渗流干扰系数,小数;
- G。——油相通过多孔介质的最小启动压力梯度,10⁻⁶ MPa/m;
- G_w ——水相通过多孔介质的最小启动压力梯度,10⁻⁶ MPa/m;
- K_{ro}——油相相对渗透率,小数;
- K_n----归一化的油相相对渗透率,小数;
- **K**_m——归一化的油相相对渗透率,小数;
- K_{ro,swe}——束缚水下的油相相对渗透率,小数;
- K_{rw}——水相相对渗透率,小数;
- K_{rw}'——归一化的水相相对渗透率,小数;
- $\overline{K_{rw}}$ ——水相相对渗透率,小数;
- K_{rw sor}——残余油下的水相相对渗透率,小数;
- L₀——多孔介质的视长度,m;
- L_t(r)——弯曲毛细管的实际长度,m;
- N——毛细管总数:
- p——驱替压力,10⁻⁶MPa;
- p_---毛细管力,10⁻⁶ MPa;
- p_m→小、油相间的毛细管力,10⁻⁶ MPa;
- <u>p_{e,ave}</u>——平均毛细管力,10⁻⁶ MPa;
- q_——油相通过单个毛细管的流量,m³/s;
- q_{w} ——水相通过单个毛细管的流量,m³/s;

- Q。——油相通过单位横截面积时的流速,m³/s;
- Q_w——水相通过单位横截面积时的流速,m³/s;
- r——多孔介质孔隙半径,m;
- r——多孔介质的平均毛细管半径,m;
- r_{max,o}——油相最大有效渗流半径,m;
- r_{max,w}——水相最大有效渗流半径,m;
- r_{min,o}——油相最小有效渗流半径,m;
- r_{min,w}——水相最小有效渗流半径,m;
- r。——油相有效渗流半径,m;
- r_w——水相有效渗流半径,m;
- S。——含油饱和度,小数;
- S_{or} ——残余油饱和度,小数;
- S_w---含水饱和度,小数;
- Swe----束缚水饱和度,小数;
- S_{wN}——归一化的含水饱和度,小数;
- γ。——油相干扰参数;
- γ_{w} ——水相干扰参数;
- δ_0 ——边界层厚度与毛细管半径的比值,即静态边界层
- 厚度,小数;
- θ——油水两相的润湿角,(°);
- μ.——地层油黏度, Pa·s;
- μ_w ——地层水黏度, Pa·s;
- σ——油水两相表面张力,N/m;
- *ī*——多孔介质的平均迂曲度;
- φ——多孔介质的面孔隙度,小数。

参考文献

- [1] 王曙光,赵国忠,余碧君.大庆油田油水相对渗透率统计规律 及其应用[J].石油学报,2005,26(3):78-81,85.
 WANG Shuguang,ZHAO Guozhong,YU Bijun.Statistical regularity of oil-water relative permeability in Daqing Oil Field[J].Acta Petrolei Sinica,2005,26(3):78-81,85.
- [2] 张继成,宋考平.相对渗透率特征曲线及其应用[J].石油学报, 2007,28(4):104-107.

ZHANG Jicheng, SONG Kaoping.Eigen curve of relative permeability and its application [J].Acta Petrolei Sinica, 2007, 28(4): 104–107.

 [3] 秦亚东,吴永彬,刘鹏程,等.温度对稠油油藏油水相对渗透率的影响规律的实验研究[J].油气地质与采收率,2018,25(4): 121-126.

QIN Yadong, WU Yongbin, LIU Pengcheng, et al. Experimental study on effect of temperature on oil-water relative permeability in heavy oil reservoir [J]. Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2018, 25(4):121-126.

[4] 黄迎松.特高含水阶段油藏水驱规律研究[J].特种油气藏, 2018,25(1):95-99.

HUANG Yingsong. Waterflooding performance of oil reservoir in ultra-high water-cut stage [J]. Special Oil & Gas Reservoirs, 2018,25(1):95-99.

[5] 郭粉转,刘滨,荆冠军,等.水平缝发育低一超低渗透油藏注水

开发特征[J].特种油气藏,2018,25(1):108-111.

GUO Fenzhuan, LIU Bin, JING Guanjun, et al.Waterflooding performance of low-ultra-low permeability reservoir with horizontal fractures [J].Special Oil & Gas Reservoirs, 2018, 25(1):108– 111.

[6] 唐海,何娟,荣元帅,等.塔河断溶体油藏典型断溶体注水驱替 规律及剩余油分布特征[J].油气地质与采收率,2018,25(3): 95-100.

TANG Hai, HE Juan, RONG Yuanshuai, et al. Study on water drive law and characteristics of remaining oil distribution of typical fault-karst in fault-karst reservoirs, Tahe Oilfield [J]. Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2018, 25(3):95–100.

- [7] 苏海波,于金彪,张同伍,等.低渗透储层水驱油渗流阻力特征
 [J].油气地质与采收率,2018,25(1):117-121.
 SU Haibo,YU Jinbiao,ZHANG Tongwu,et al.Features of seepage resistance during water flooding in low permeability reservoir[J].
 Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2018, 25(1):117-121.
- [8] JONES S C, ROSZELLE W O.Graphical Techniques for determining relative permeability from displacement experiments [J].Journal of Petroleum Technology, 1978, 30(5):807–817.
- [9] TOTH J, BODI T, SZUCS P, et al. Convenient formulae for determination of relative permeability from unsteady-state fluid displacements in core plugs[J].Journal of Petroleum Science & Engineering, 2002, 36(1): 33-44.
- [10] JOHNSON E F, BOSSLER D P, Naumann V D.Calculation of relative permeability from displacement experiments [J].Trans Aime, 1959,216:370-372.
- [11] PURCELL W R. Capillary pressures-their measurement using mercury and the calculation of permeability therefrom [J]. Journal of Petroleum Technology, 1949, 1(2):39-48.
- [12] BURDINE N T.Relative permeability calculations from pore size distribution data [J]. Journal of Petroleum Technology, 1953, 5 (3):71-78.
- [13] COREY A T.The interrelation between gas and oil relative permeabilities[J].Producers Monthly, 1954, 19(1):38-41.
- [14] BROOKS R H, COREY A T.Properties of porous media affecting fluid flow [J]. Journal of the Irrigation and Drainage Division, 1966,92(2):61-90.
- [15] FIROOZABADI A, AZIZ K. Relative permeabilities from centrifuge data[J].Journal of Canadian Petroleum Technology, 1991, 30 (5):33-42.
- [16] QADEER S, DEHGHANI K, OGBE D O, et al. Correcting oil-water relative permeability data for capillary end effect in displacement experiments[C].SPE 17423, 1988.
- [17] CIVAN F, DONALDSON E C. Relative permeability from unsteady-state displacements: an analytical interpretation [C]. SPE 16200, 1987.
- [18] 桓冠仁,沈平平.一种非稳态油水相对渗透率曲线计算方法 [J].石油勘探与开发,1982,9(2):52-58.

HUAN Guanren, SHEN Pingping. A new unsteady-state method for calculating relative permeability [J]. Petroleum Exploration and Development, 1982, 9(2):52-58.

- [19] 李克文,沈平平,秦同洛.考虑毛管压力时计算油水相对渗透率的新方法[J].力学与实践,1994,16(2):46-48.
 LI Kewen,SHEN Pingping,QIN Tongluo.A new method for calculating the relative permeability of oil and water considering capillary pressure[J].Mechanics in Engineering, 1994, 16(2):46-48.
- [20] 宋付权,刘慈群.低渗油藏的两相相对渗透率计算方法[J].西 安石油学院学报:自然科学版,2000,15(1):10-12,20.
 SONG Fuquan, LIU Ciqun. A method for calculating the relative permeabilities of water and oil in low permeability reservoirs[J]. Journal of Xi' an Petroleum Institute: Natural Science Edition, 2000,15(1):10-12,20.
- [21] 邓英尔,王允诚,刘慈群,等.低渗非达西渗流相对渗透率计算 方法及特征[J].西南石油学院学报,2000,22(3):34-36.
 DENG Ying'er, WANG Yuncheng, LIU Ciqun, et al. Calculating relative permeability of non-Darcy flow in low permeability media
 [J].Journal of Southwest Petroleum Institute, 2000, 22(3):34-36.
- [22] 吴克柳,李相方,樊兆琪,等.低渗-特低渗油藏非稳态油水相 对渗透率计算模型[J].中国石油大学学报:自然科学版,2013, 37(6):76-81.

WU Keliu, LI Xiangfang, FAN Zhaoqi, et al. Unsteady-state model for calculating oil-water relative permeability for reservoirs with low and ultra-low permeability[J].Journal of China University of Petroleum: Edition of Natural Science, 2013, 37(6):76-81.

- [23] REN Xiaoxia, LI Aifen, FU Shuaishi, et al. Experimental study on the oil-water relative permeability relationship for tight sandstone considering the nonlinear seepage characteristics [J]. Journal of Petroleum Science and Engineering, 2018, 161:409-416.
- [24] KRUGER W.Determining areal permeability distribution by calculations [J]. Journal of Petroleum Technology, 1961, 13(7): 691– 696.
- [25] ARCHER J, WONG S.Use of a reservoir simulator to interpret laboratory waterflood data [J]. Society of Petroleum Engineers Journal, 1973, 13(6): 343–347.
- [26] SIGMUND P M, MCCAFFERY F E. An improved unsteady-state procedure for determing the relative permeability characteristics of heterogeneous porous media[C].SPE 6720, 1979.
- [27] SUN X, MOHANTY K.Estimation of flow functions during drainage using genetic algorithm [J].SPE Journal, 2005, 10(4):449– 457.
- [28] SCHEMBRE J M, KOVSCEK A R.Estimation of dynamic relative permeability and capillary pressure from countercurrent imbibition experiments[J].Transport in Porous Media, 2006, 65(1):31– 51.
- [29] LI Heng, YANG Daoyong, ARHUOMA M A S.Relative permeability estimation from displacement experiment using EnKF method [C].Calgary: International Symposium of Society of Petroleum Engineers, 2010.
- [30] LOEVE D, WILSCHUT F, HANEA R H, et al.Simultaneous determination of relative permeability and capillary pressure curves by assisted history matching several scal experiments [C].Austin: Society of Core Analysis Symposium, 2011.
- [31] CHIERICI G L. Novel relations for drainage and imbibition rela-

tive permeabilities [J]. Society of Petroleum Engineers Journal, 1984,24(3):275-276.

- [32] ALPAK F O, LAKE L W, EMBID S M. Validation of a modified Carman-Kozeny equation to model two-phase relative permeabilities[J].SPE-56479-MS, 1999.
- [33] FAYERS F J, FOAKES A P, LIN C Y, et al. An improved three phase flow model incorporating compositional variance [J]. SPE-59313-MS, 2000.
- [34] BABCHIN A, BENTSEN R, FAYBISHENKO B, et al.On the capillary pressure function in porous media based on relative permeabilities of two immiscible fluids: application of capillary bundle models and validation using experimental data [J]. Advances in Colloid and Interface Science, 2015, 233: 176-185.
- [35] 吴伟.基于测井和统计分析的油水相对渗透率新模型[J].特种 油气藏,2018,25(4):82-86.
 WU Wei. Innovative models for oil/water relative permeability based on logging data and statistical analysis [J]. Special Oil & Gas Reservoirs,2018,25(4):82-86.
- [36] MANDELBROT Benoit B.The fractal geometry of nature[J].American Journal of Physics, 1983, 51(3):286.
- [37] KATZ A J, THOMPSON A H. Fractal sandstone pores: implications for conductivity and pore formation [J]. Physical Review Letters, 1985, 54(12):1 325-1 328.
- [38] KROHN C E.Fractal measurements of sandstones shales and carbonates [J]. Journal of Geophysical Research, 1988, 93 (B4) : 3 297-3 305.
- [39] HE C Z, HUA M Q.Fractal geometry description of reservoir pore structure[J].Oil and Gas Geology, 1998, 19(1):15–23.
- [40] YU Boming, CHENG Ping.A fractal permeability model for bi-dispersed porous media [J]. International Journal of Heat & Mass Transfer, 2002, 45(14): 2 983-2 993.
- [41] YU Boming.Advances of fractal analysis of transport properties for porous media[J].Advances in Mechanics, 2003, 33(3): 333-346.
- [42] YU Boming, LI Jianhua, LI Zhihua, et al.Permeabilities of unsaturated fractal porous media [J].International Journal of Multiphase Flow, 2003, 29(10): 1 625–1 642.
- [43] YU Boming, LI Jianhua. A geometry model for tortuosity of flow path in porous media [J]. Chinese Physics Letters, 2004, 21(8): 1 569-1 571.
- [44] LI Kewen. Analytical derivation of Brooks-Corey type capillary pressure models using fractal geometry and evaluation of rock heterogeneity[J].Journal of Petroleum Science & Engineering, 2010,

73(1/2):20-26.

- [45] ZANG Shiming, SUN Yeheng, WU Xiaodong, et al. A comprehensive analysis of the seepage characters of non-newtonian fluids in fractal porous media[J].Journal of Porous Media, 2014, 17(12): 1 031-1 044.
- [46] WANG Fuyong, JIAO Liang, ZHAO Jiuyu, et al. A more generalized model for relative permeability prediction in unsaturated fractal porous media[J].Journal of Natural Gas Science and Engineering, 2019, 67:82–92.
- [47] ЛМИ, LI D. The physical chemistry mechanism of reservoir [M]. Beijing: Petroleum Industry Press, 1987.
- [48] 黄延章.低渗透油层渗流机理[M].北京:石油工业出版社, 1998:12.

HUANG Yanzhang.Percolating flow mechanism of low permeability reservoir[M].Beijing:Petroleum Industry Press, 1998:12.

[49] 徐绍良,岳湘安,侯吉瑞,等.低边界层流体对低渗透油藏渗流 特性的影响[J].西安石油大学学报:自然科学版,2007,22(2): 26-28.

XU Shaoliang, YUE Xiang' an, HOU Jirui, et al. Influence of boundary-layer fluid on the seepage characteristic of low-permeability reservoir [J]. Journal of Xi' an Shiyou University: Natural Science Edition, 2007, 22(2):26-28.

[50] 时宇,杨正明,黄延章.低渗透储层非线性渗流模型研究[J].石 油学报,2009,30(5):731-734.

SHI Yu, YANG Zhengming, HUANG Yanzhang.Study on non-linear seepage flow model for low-permeability reservoir [J]. Acta Petrolei Sinica, 2009, 30(5):731-734.

- [51] 苏海波.反映动态启动压力梯度的低渗透油藏渗流模型[J].西 南石油大学学报:自然科学版,2015,37(6):105-111. SU Haibo.A flow model reflecting dynamic kick-off pressure gradient for low permeability reservoirs[J].Journal of Southwest Petroleum University:Science & Technology Edition,2015,37(6): 105-111.
- [52] 苏海波,王晓宏,张世明,等.低渗透油藏油水相对渗透率模型的分形表征方法[J].东北石油大学学报,2019,43(5):88-94. SU Haibo,WANG Xiaohong,ZHANG Shiming, et al.Fractal characterization method of oil-water relative permeability model in low permeability reservoirs [J]. Journal of Northeast Petroleum University,2019,43(5):88-94.

编辑王星