超稠油油藏CO2辅助开采作用机理 实验与数值模拟研究

王福顺¹, 牟珍宝², 刘鹏程^{1*}, 张胜飞³, 王 超¹, 李秀峦³ (1.中国地质大学(北京)能源学院, 北京 100083; 2.中国石化石油勘探开发研究院, 北京 100083; 3.中国石油勘探开发研究院提高石油采收率国家重点实验室, 北京 100083)

摘要:稠油油藏开发中采用蒸汽辅助重力泄油技术目的是通过CO2降低稠油的粘度、减小蒸汽腔热损失,从而提高原油采收率。但由于实验环境和实验器材等条件的限制,混样桶最高耐温仅为150℃,当油藏温度高于150℃时,针对CO2在超稠油中的溶解度以及降粘效果研究仅仅停留在理论计算的层面。针对上述问题,以新疆超稠油油田A区块为研究目标,设计了高温高压稠油混样器,通过室内实验测量在不同温度和压力下CO2在超稠油中的溶解度以及溶解CO2后对超稠油密度和粘度的影响。研究结果表明:当油藏温度为200℃时,CO2在超稠油中的溶解度较低,此时超稠油的粘度和相对密度基本不随压力的变化而变化;饱和CO2后超稠油的密度和粘度与脱气原油相比有大幅度地降低。利用CMG软件对CO2的溶解性和稠油的开采效果进行了数值模拟,稠油油藏采收率有显著提高,说明在油藏温度为200℃的条件下,可以实现对超稠油油藏较为理想的开采。
关键词:超稠油油藏蒸汽辅助重力泄油技术降粘高温CO2数值模拟
中图分类号:TE357.4

Experiment and numerical simulation on mechanism of CO₂ assisted mining in super heavy oil reservoirs

Wang Fushun¹, Mou Zhenbao², Liu Pengcheng¹, Zhang Shengfei³, Wang Chao¹, Li Xiuluan³

(1.School of Energy Resources, China University of Geosciences (Beijing), Beijing City, 100083, China; 2.Petroleum Exploration & Production Research Institute, SINOPEC, Beijing City, 100083, China; 3.State Key Laboratory of Enhanced Oil Recovery, PetroChina Research Institute of Petroleum Exploration & Development, Beijing City, 100083, China)

Abstract: Steam assisted gravity drainage (SAGD) technology is applied to develop heavy oil reservoirs. CO₂ can reduce the viscosity of heavy oil and the heat loss of the steam chamber can be reduced, and thus oil recovery may be enhanced by this technology. Due to the limitation of experimental environment and equipment, the maximum temperature of reaction kettle is no more than 150 °C. Thus the solubility of CO₂ in super heavy oil and its impact on decreasing viscosity beyond 150 °Cstill require further discussion. In terms of these issues, a high temperature and high pressure resistant heavy oil mixing apparatus was designed, and the solubility of CO₂ in the super heavy oil and the effect of dissolved CO₂ on the density and viscosity of the super heavy oil were measured at different temperatures and pressures. Laboratory tests show that the solubility of CO₂ becomes significantly low at reservoir temperature of 200 °C, and the viscosity and relative density of the super heavy oil will not change with the pressure. The viscosity and density of the super heavy oil saturated with CO₂ are much lower than those of the degassed crude. The dissolution characteristics of CO₂ and the mining effect of heavy oil were numerically simulated by CMG software, and the recovery rate of heavy oil reservoir was improved remarkably. It shows that the super heavy oil reservoir can be developed at reservoir temperature of 200 °C.

收稿日期:2017-07-12。

作者简介:王福顺(1993—),男,河北廊坊人,在读硕士研究生,从事稠油油藏开发物理模拟实验和理论研究。联系电话:18813050991,E-mail:851158696@qq.com。

^{*}通讯作者:刘鹏程(1969—),男,山东成武人,副教授,博导。联系电话:13522168398,E-mail:lpc@cugb.edu.cn。

基金项目:国家科技重大专项"稠油、碳酸盐岩和致密油藏开发主体技术与应用潜力"(2016ZX05016-006)。

Key words: super heavy oil reservoir; steam assisted gravity drainage (SAGD); viscosity reduction; high temperature carbon dioxide; numerical simulation

稠油是沥青质和胶质含量较高、粘度较大的原 油,通常油藏温度下原油粘度大于50 mPa·s,而特 稠油指在油藏温度下脱气原油粘度为1×104~5×104 mPa·s,超稠油(天然沥青)指在油藏温度下脱气原 油粘度大于5×104 mPa·s^[1]。如新疆超稠油油田A 区块在油藏温度下脱气原油的平均粘度为11.76× 10⁴ mPa·s。近几十年来,稠油对全球石油产量的贡 献度持续增长,成为近年研究的热点[2-3]。传统的稠 油开采方式以热采为主^[4]。1981年,Butler等首次提 出蒸汽辅助重力泄油技术(SAGD),发展成为稠油, 特别是特稠油和超稠油油藏开采最基本的方法之 一,并取得了较好的现场效果^[5]。但常规的SAGD 技术在实际生产中存在热损失大、后期大量出水导 致成本增加等问题。1997年, Butler正式提出了 SAGD技术的改进方法——非凝析气加蒸汽重力泄 油技术^[6](SAGP),CO₂被广泛应用于SAGP技术中。

CO₂是一种来源广、价格便宜的气体。在压力 为7.495 MPa、温度为31 ℃时,CO₂即达到临界状态, 溶解度大幅度增加。CO₂溶于稠油后,能够增大稠 油体积,使其膨胀,从而降低其粘度,改善稠油流动 性^[7]。CO₂可萃取出稠油中的轻质组分,形成CO₂富 气相,从而减小注入气与稠油之间的界面张力,进 而减小稠油的流动阻力,提高采收率^[8-11]。因此,可 将CO₂作为主要助剂,用于蒸汽辅助开采稠油油藏。

为了更好地将 CO₂应用到稠油油藏开采中,中 外学者对 CO₂蒸汽辅助稠油油藏开采进行了大量的 研究。2007年,Sohrabi等应用数值模拟方法,研究 对稠油油藏 CO₂驱、水驱和 CO₂气水交替驱油的效果 发现,CO₂气水交替驱油比单纯的 CO₂驱、水驱提高 采收率 30%左右^[12]。2009年,陶磊等针对 CO₂辅助 蒸汽吞吐开采超稠油油藏的机理进行了研究,发现 超稠油油藏的原油粘度随温度变化非常敏感,饱和 CO₂后的超稠油油藏发生膨胀,能增加油藏的弹性 能^[13]。2010年,欧阳传湘等对超稠油油藏物性及其 与 CO₂相互作用机理进行了研究,发现超稠油油藏 溶解 CO₂后原油粘度大幅度下降,压力越大,下降幅 度越大^[14]。2013年李兆敏等针对 CO₂对稠油油藏的 降粘机理以及降粘效果进行了研究,发现当 CO₂溶 解度达到 55 m³/m³时,降粘率达95%以上^[15]。

以上对CO2蒸汽辅助开采稠油油藏的研究主要 集中在矿场应用效果方面,而对深层次的CO2在超 稠油油藏的溶解度以及CO2对超稠油油藏的原油密 度、粘度的影响缺乏定量的评价;同时,因为实验器 材的落后,受限于密封条件,高温、高压混样桶在高 压条件下的耐热范围较小,前人的实验仅仅能将温 度加热到150℃,对于温度高于150℃时的研究仅 仅停留在理论计算的层面^[15]。为此,笔者利用耐高 温材料制成的高温高压稠油混样器,将最高耐热温 度提高到200℃。采用新疆超稠油油田A区块油 样,分析了CO₂在超稠油油藏中的溶解度,以及溶解 CO₂后对超稠油油藏的原油密度和粘度的影响,分 析 CO₂辅助开采超稠油机理的研究,并利用加拿大 数值模拟软件 CMG模拟在 200℃温度条件下,CO₂ 在新疆超稠油油田A区块的溶解性以及开采10 a后 油藏剩余油分布状况^[16]。

1 实验器材与方法

1.1 实验材料和装置

实验材料 实验材料主要包括超稠油样品和 CO₂。实验用油为取自新疆超稠油油田A区块的超 稠油,实验用气为纯度为99%的CO₂。

混样和取样的实验装置 超稠油样品的混样 与取样的实验装置(图1)主要包括:①YRD-HY高 温高压稠油混样器(最高耐温为200℃),可以实现 在指定温度、压力下对注入CO₂后的稠油进行混 样。②混样桶,在混样桶内加入了热膨胀系数小的 搅拌锤保证稠油充分混样。③中间容器,主要作用 是定体积地从高温高压稠油混样器内取出混样好 的高温稠油。其最大导出量为60 mL。④背压阀, 实现对高温高压稠油混样器中油样的平稳导出,确 保安全和油样导出量的准确。⑤数据采集系统,主 要是通过温度和压力传感器,对混样器内压力、温 度数据进行实时监控。



超稠油 CO₂溶解度测定实验装置 超稠油 CO₂ 溶解度测定实验装置(图2)主要包括:中间容器、闪



Fig.2 CO₂ solubility measurement device for super heavy oil

蒸分离器(对饱和CO₂的超稠油进行闪蒸分离,从而 计算出CO₂在超稠油中的溶解度)、气体流量计和数 据采集系统(对流量计的数据进行实时采集与溶解 度的计算)。

1.2 实验方法

CO₂对超稠油相对密度的影响 实验步骤主要 包括:①将适当的稠油和足量的CO₂注入高温高压 稠油混样器中,在指定的温度和压力下混样2d。② 调节背压阀压力等于高温高压稠油混样器内压,打 开阀门,通过缓慢调小背压阀,将混样好的油样导 入中间容器内,至背压阀压力为0,以保证中间容器 内导满油样。③将中间容器内的油样排到测定容 器内称重,利用原油密度公式计算超稠油密度。④ 重复步骤①—③,每种温度、压力条件下进行3次测 定。求取3次测定数据的平均值,以减小测定误差。

超稠油油藏中CO₂溶解度测定 实验步骤主要包括:①将适当稠油和足量CO₂注入高温高压稠油 混样器中,在指定的温度和压力下混样2d。②将闪 蒸分离器进行抽真空处理,利用中间容器向闪蒸分 离器内导入60 mL混样好的油样。③进行闪蒸分离 实验,利用气体流量计对分离出的气体体积进行精 确的测量。④通过与气体流量计连接的计算机,读 取气体体积,并计算CO₂在超稠油中的溶解度。

CO₂对超稠油粘度的影响 实验步骤主要包括:①将适当的稠油和足量的CO₂注入高温高压稠 油混样器中,在指定的温度和压力下混样2d。②利 用中间容器导出适量混样好的油样,利用流变仪测 定油样的粘度。③将适当的油样放于高温高压稠 油混样器内,在指定温度和压力下培养2d。④利用 中间容器导出适量混样好的油样,利用流变仪测定 油样粘度。与步骤②测定的油样粘度进行对比^[17]。

2 实验结果与分析

2.1 CO₂在超稠油中的溶解度

实验主要测量超稠油油藏在有无 CO₂存在时, 超稠油在不同温度和压力条件下的粘度、相对密度 和超稠油油藏中CO₂溶解度。从图3和图4可以看 出:压力一定时,在超稠油油藏中CO₂的溶解度随着 温度的增加而降低,当温度一定时,溶解度随着压 力的增加而升高。超稠油油藏中CO₂溶解度随着压 力变化的幅度较大。这是因为压力升高时,气体分 子受到压缩,从而加大CO₂在原油中的溶解度^[18-22]; 但当压力继续增大时,溶解度的增幅相对降低,这 是因为原油分子被压缩,分子间空隙距离减小,不 利于气体分子的溶解。另外,从图3可以看出,在超 稠油油藏中CO₂的溶解度随着温度的升高而降低。 当油藏温度达到200℃时,不同压力下超稠油油藏 中CO₂的溶解度差异较小。从图4可以看出,当温 度达到200℃时,CO₂在超稠油油藏中的溶解度明显 要小,增大压力,CO₂溶解度增加幅度也较小^[23-24]。



Fig.4 Relationship between CO₂ solubility and pressure in super heavy oil reservoir

2.2 CO₂对超稠油相对密度的影响

从图5可以看出:饱和CO2后的超稠油相对密 度随着压力和油藏温度的升高而降低。而脱气超 稠油的相对密度随着压力的升高而略有增加,随着 油藏温度的升高而降低。分析其原因为:当油藏温 度升高时,超稠油发生膨胀,分子间距扩大,从而造 成相对密度降低;当压力升高时,脱气超稠油的相 对密度增大,而饱和CO2的超稠油相对密度降低,是 由于增加压力使得更多的CO2溶于超稠油中,加大 了超稠油分子间距,从而使超稠油膨胀,降低其相 对密度。超稠油的相对密度受到压力、油藏温度和 CO₂溶解度的共同作用。当油藏温度达到200℃时, 饱和CO₂后的超稠油相对密度基本不再随压力变化 而变化^[25]。



图 5 不同油藏温度和压力下 CO₂对超稠油相对密度的影响 Fig.5 Effect of CO₂ on relative density of super heavy oil under various reservoir temperatures and pressures

2.3 CO₂对超稠油粘度的影响

从图6可以看出,脱气超稠油的粘度随压力的 增加而增大,随油藏温度的升高而降低。油藏温度 越高,粘度随压力升高的幅度越小,当油藏温度达 到200℃时,超稠油粘度随压力增加而升高的幅度 较小^[26]。当油藏温度为200℃、压力为4 MPa时,脱 气超稠油粘度降低到147 mPa•s。



从图7可以看出,低温条件下,饱和CO2后的超 稠油粘度随油藏温度、压力的增加均降低。当温度 达到200℃时,超稠油粘度基本不再随压力的改变 而变化。当油藏温度为200℃、压力为4 MPa时,饱 和CO2后的超稠油粘度为42 mPa·s。在压力为8 MPa的条件下,80℃时降粘率为90%,200℃时降粘 率为82%。油藏温度越高,超稠油粘度降幅越小。 饱和CO2后的超稠油粘度随压力变化不同于脱气原 油^[27],分析其原因主要是:超稠油油藏溶解CO2后, CO₂降低了超稠油密度,对超稠油有稀释作用,从而降低了超稠油粘度^[28-29];虽然压力增加能增大超稠油粘度,但是当压力升高时,CO₂在超稠油中的溶解度也同时加大,从而对超稠油起到降粘作用。



3 数值模拟研究

为了充分研究油藏温度为200℃时超稠油油藏 注入CO2后的开采效果,利用加拿大数值模拟商业 软件CMG对CO2在超稠油油藏中的溶解特性和超 稠油的开采效果进行了模拟。构建了采用双水平 井技术对超稠油油藏开采的模型。基本模拟参数 主要包括:油藏原始压力为7.00 MPa,平均渗透率为 0.10 D,周期注入CO2为3000 m³,周期注入热蒸汽 为7000 m³,水平井段长度为200 m。

数值模拟结果(图8)表明:油藏温度为200℃ 时,CO₂在超稠油油藏中易溶解,由于重力分异作 用,CO₂在超稠油油藏顶部大量聚集,CO₂体积分数 最高可达60%。在顶部聚集的CO₂形成一个隔层, 对于降低蒸汽腔热损失和稠油油藏原油粘度有很 大的作用,同时,膨胀的CO₂可以补充稠油开采过程



 CO_2 in super heavy oil reservoir after 10 years of CO_2 injection

中的能量消耗,进而大幅度提高超稠油油藏采收 率^[30-33]。同时,使用软件CMG对油藏温度为200 ℃ 时注入CO₂10 a后的超稠油油藏开采效果进行了数 值模拟。模拟结果(图9)表明:在水平井上部和下 部的采出程度较高,水平井周围剩余油饱和度最低 可以达到20%;水平井横向延伸方向的采出程度较低。



图 9 注入 CO₂开采 10 a 后剩余油饱和度纵向分布 Fig.9 Longitudinal distribution of remaining oil saturation after 10 years of CO₂ injection

4 结论

在油藏温度为200℃时,CO₂在超稠油中的溶解 度相对较低,饱和CO₂后的超稠油密度基本不随压 力的变化而变化。饱和CO₂后的超稠油粘度实现了 在低压条件下的有效降低,而且油藏温度为200℃ 时饱和CO₂后的超稠油粘度基本不再随压力的变化 而变化,有利于实现超稠油的稳定开采。通过软件 CMG的数值模拟表明,油藏温度为200℃条件下,二 氧化碳在油藏中扩散效果良好,油藏采收率高,可 以实现对超稠油油藏进行较为理想的开发。

参考文献:

- Byramjee R J.Heavy crudes and bitumen categorized to help assess resources, techniques [J].Oil & Gas Journal, 1982, 81(27): 78-82.
- [2] Lu C, Liu H, Zhao W, et al.Experimental investigation of in-situ emulsion formation to improve viscous-oil recovery in steam-injection process assisted by viscosity reducer [J].SPE Journal, 2016,22(1):130-136.
- [3] Liu P, Zheng H, Wu G.Experimental study and application of steam flooding for horizontal well in ultraheavy oil reservoirs [J]. Journal of Energy Resources Technology, 2017, 139(1):1–9.
- [4] 于连东.世界稠油资源的分布及其开采技术的现状与展望[J].特种油气藏,2001,8(2):98-103.

Yu Liandong. Distribution of world heavy oil reserves and its recovery technologies and $future [\,J\,].$ Special Oil & Gas Reservoirs , 2001,8(2):98-103.

- [5] Butler R M, Stephens D J.The gravity drainage of steam-heated heavy oil to parallel horizontal wells[J].Journal of Canadian Petroleum Technology, 1981, 20(2):36.
- [6] Butler R.The steam and gas push(SAGP)[J].Journal of Canadian Petroleum Technology, 1999, 38(3):54–61.
- [7] 李向良.温度和注入压力对二氧化碳驱油效果的影响规律实验[J].油气地质与采收率,2015,22(1):84-87,92.
 Li Xiangliang.Experimental study on the effect of temperature and injection pressure on CO₂ flooding[J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency,2015,22(1):84-87,92.
- [8] 王增林,张民,杨勇,等.稠油热化学驱过程中影响因素及其交 互作用对采收率的影响[J].油气地质与采收率,2017,24(1): 64-68.

Wang Zenglin, Zhang Min, Yang Yong, et al. Effect of influencing factors and their interaction on thermo- chemical recovery of heavy oil[J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2017, 24(1):64-68.

- [9] 张运军,沈德煌,高永荣,等.二氧化碳气体辅助SAGD物理模 拟实验[J].石油学报,2014,35(6):1147-1152.
 Zhang Yunjun,Shen Dehuang,Gao Yongrong, et al.Physical simulation experiments on CO₂ injection technology during steam assisted gravity drainage process[J].Acta Petrolei Sinica, 2014, 35 (6):1147-1152.
- [10] 李贶,王果寿,周卓明.松辽盆地长岭断陷无机成因CO₂气成藏条件分析[J].石油实验地质,2015,37(4):439-444.
 Li Kuang, Wang Guoshou, Zhou Zhuoming.Inorganic carbon dioxide gas reservoir formation in Changling Fault Depression, Songliao Basin [J].Petroleum Geology & Experiment, 2015, 37 (4):439-444.
- [11] 王建俊, 鞠斌山,陈常红,等. 超稠油 FAST-SAGD 技术影响因素分析[J]. 特种油气藏,2016,23(2):89-92.
 Wang Jianjun, Ju Binshan, Chen Changhong, et al.FAST-SAGD application and its influencing factors in super heavy oil reservoirs
 [J].Special Oil & Gas Reservoirs,2016,23(2):89-92.
- [12] Sohrabi M, Jamiolahmady M, Quraini A A.Heavy oil recovery by liquid CO₂/water injection [R].SPE 107163,2007:1-8.
- [13] 陶磊,李兆敏,张凯,等.二氧化碳辅助蒸汽吞吐开采超稠油机
 理——以王庄油田郑411西区为例[J].油气地质与采收率,
 2009,16(1):51-54.
 Tao Lei, Li Zhaomin, Zhang Kai, et al. Study on the mechanism of

CO₂-assisted steam puff and huff in ultra-heavy oil reservoirstaking west area of Zheng411, Wangzhuang Oilfield as an example [J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2009, 16(1): 51–54.

[14] 欧阳传湘,杜晓霞.超稠油物性及其与CO2相互作用机理研究 [J].钻采工艺,2010,33(4):90-93.

Ouyang Chuanxiang, Du Xiaoxia.Physical property of superheavy oil and the mechanism analysis of the interaction with CO₂ [J].Drilling & Production Technology, 2010, 33(4):90–93.

[15] 李兆敏,孙晓娜,鹿腾,等.二氧化碳在毛8块稠油油藏热采中的作用机理[J].特种油气藏,2013,20(5):122-124.
 Li Zhaomin,Sun Xiaona,Lu Teng, et al.Study on CO₂ mechanism

in heavy oil thermal recovery for the Mao8 block [J].Special Oil & Gas Reservoirs, 2013, 20(5): 122-124.

[16] 黄伟强,赵莉儆,郑爱萍,等.CMG软件应用于稠油油藏的全油 藏数值模拟[C]//油藏地质建模与数值模拟技术应用研讨会. 北京:中国石油学会,2007.

第24卷

Huang Weiqiang, Zhao Lijing, Deng Aiping, et al.Numerical simulation of CMG software applied to heavy oil reservoirs [C]//Reservoir geological modeling and numerical simulation technology application.Beijing: China Petroleum Society, 2007.

- [17] 蒲万芬,孙波帅,李一波,等.塔河缝洞型超稠油油藏二氧化碳 驱实验研究[J].特种油气藏,2016,23(4):123-126.
 Pu Wanfen, Sun Boshuai, Li Yibo, et al.CO₂ flooding experiment of super-heavy oil reservoir in Tahe oilfield[J].Special Oil & Gas Reservoirs,2016,23(4):123-126.
- [18] Liu P, Li W, Hao M, et al.Quantitative evaluation of factors affecting foamy oil recovery in the development of heavy hydrocarbon reservoirs [J].International Journal of Hydrogen Energy, 2016, 41 (35):15 624-15 631.
- [19] 李兆敏,陶磊,张凯,等.CO₂在超稠油中的溶解特性实验[J].中 国石油大学学报:自然科学版,2008,32(5):92-96.
 Li Zhaomin, Tao Lei, Zhang Kai, et al. Experiment on CO₂ dissolubility in ultra-heavy oil [J]. Journal of China University of Petro-leum: Edition of Natural Sciences, 2008, 32(5):92-96.
- [20] 孙仁远,战永平,张元法,等.CO₂在稠油中的溶解性能实验研 究[C]//CO₂减排控制技术与资源化利用研讨会论文集.上海: 中国环境科学学会,2009:5.

Sun Renyuan, Zhan Yongping, Zhang Yuanfa, et al.Experimental research on CO₂ dissolubility in heavy oil[C]//Symposium on control technology and resource utilization of carbon dioxide emission reduction.Shanghai: Chinese Society for Environmental Sciences, 2009;5.

- [21] 王伟,高强,桂霞,等.二氧化碳在稠油中溶解度的测定与模型 预测[J].化工学报,2016,67(2):442-447.
 Wang Wei, Gao Qiang, Gui Xia, et al.Determination and model prediction of solubilities of CO₂ in heavy oil under high pressure
- [J].CIESC Journal, 2016, 67(2):442-447.
 [22] 李亮.CO:在孤岛稠油中的溶解性质分析[J].大庆石油地质与 开发, 2017, 36(1):134-137.

Li Liang.Analysis of the dissolution property of the CO₂ in Gudao heavy oil [J].Petroleum Geology & Oilfield Development in Daqing, 2017, 36(1):134–137.

- [23] 李雁鸿,吴永彬,赵法军,等.溶剂蒸气萃取脱沥青的影响因素 实验[J].石油学报,2014,35(5):935-940.
 Li Yanhong, Wu Yongbin, Zhao Fajun, et al.Influence factors experiment of deasphalting in solvent vapor extraction [J].Acta Petrolei Sinica,2014,35(5):935-940.
- [24] 范泓澈,黄志龙,袁剑,等.高温高压条件下甲烷和二氧化碳溶
 解度试验[J].中国石油大学学报:自然科学版,2011,35(2):
 6-11.

Fan Hongche, Huang Zhilong, Yuan Jian, et al. Experiment on solubility of CH_4 and CO_2 at high temperature and high pressure [J]. Journal of China University of Petroleum: Edition of Natural Sciences, 2011, 35(2):6–11. [25] 周桂君. 稠油密度测定中存在的问题的探讨[J]. 工业计量,
 2008,18(5):55-57.
 Zhou Guijun.Discussion on the problems existing in the determinant

nation of density of heavy oil [J]. Industrial Measurement, 2008, 18(5):55-57.

- [26] 康志勇,张勇.辽河油区计算稠油粘度通用方程[J].特种油气 藏,2005,12(6):101-102.
 Kang Zhiyong, Zhang Yong.General expression of heavy oil viscosity[J].Special Oil & Gas Reservoirs,2005,12(6):101-102.
- [27] 张龙力,王善堂,杨国华,等.稠油二氧化碳降粘的化学机制研究[J].石油化工高等学校学报,2011,24(2):1-5. Zhang Longli, Wang Shantang, Yang Guohua, et al.The chemical mechanism of heavy oil viscosity reduction in carbon dioxide flooding[J].Journal of Petrochemical Universities, 2011, 24(2): 1-5.
- [28] 崔盈贤,张健,唐晓东,等. 稠油氧化降粘微乳催化剂的研制与 性能评价[J].油气地质与采收率,2015,22(2):107-111. Cui Yingxian, Zhang Jian, Tang Xiaodong, et al.Preparation and evaluation of microemulsion catalyst using oxidative viscosity reduction for heavy oil [J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency,2015,22(2):107-111.
- [29] 王传飞,吴光焕,韦涛,等.薄层特超稠油油藏氮气与降粘剂联 合蒸汽辅助重力泄油物理模拟实验[J].油气地质与采收率, 2017,24(1):80-85.

Wang Chuanfei, Wu Guanghuan, Wei Tao, et al.Physical simulation experiment of nitrogen gas and dissolve solvent aided SAGD for thin formation and extra-super heavy oil reservoir [J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2017, 24(1):80-85.

[30] 徐振华,刘鹏程,张胜飞,等.稠油油藏溶剂辅助蒸汽重力泄油 启动物理实验和数值模拟研究[J].油气地质与采收率,2017, 24(3):110-115.

Xu Zhenhua, Liu Pengcheng, Zhang Shengfei, et al.Physical experiment and numerical simulation study for start-up of ES-SAGD in heavy oil reservoir [J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency, 2017, 24(3):110-115.

- [31] 王厚东,闫伟,孙金,等.稠油热采井注热过程数值模拟与参数 优选[J].中国海上油气,2016,28(5):104-109.
 Wang Houdong, Yan Wei, Sun Jin, et al.Numerical simulation and parameter optimization for heat injecting progress of heavy oil thermal recovery wells[J].China Offshore Oil and Gas, 2016, 28 (5):104-109.
- [32] 李文会,刘鹏程,吴永彬,等. 稠油油藏泡沫油渗流数学模型的 建立[J].油气地质与采收率,2016,23(2):108-114.
 Li Wenhui, Liu Pengcheng, Wu Yongbin, et al.A mathematical model for foamy-oil flow in heavy oil reservoirs[J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency,2016,23(2):108-114.
- [33] 佟琳,张国军,康爱红.不同助排方式改善蒸汽吞吐效果实验 及数值模拟[J].油气地质与采收率,2015,22(2):93-97. Tong Lin, Zhang Guojun, Kang Aihong.Experiment of steam stimulation effect improved by different assisted methods and its numerical simulation[J].Petroleum Geology and Recovery Efficiency,2015,22(2):93-97.

编辑王星